

Étude de nouveaux schémas numériques pour la simulation des écoulements à rapport de mobilités défavorable dans un contexte EOR

Thèse de doctorat de l'Université Paris-Saclay
préparée à IFP Energies nouvelles

Spécialité de doctorat : Mathématiques et Informatique

École doctorale n°580 (STIC)
Sciences et technologies de l'information et de la communication

Thèse présentée et soutenue à Rueil-Malmaison, le 7 novembre 2019, par

Karine LAURENT

Composition du jury :

M. Christophe CHALONS

Professeur des universités, Université de Versailles Saint-Quentin

Examineur

Mme Stéphanie SALMON

Professeur, Université de Reims

Rapporteur

M. Pascal OMNÈS

Professeur, Université Paris 13

Rapporteur

M. Mazen SAAD

Professeur des universités, École Centrale de Nantes

Examineur

Mme Cindy GUICHARD

Maître de conférences, Université Paris-Sorbonne

Examinatrice

M. Quang Huy TRAN

Ingénieur de recherche, HDR, IFP Energies nouvelles

Directeur de thèse

M. Christophe BERTHON

Professeur des universités, Université de Nantes

Co-Directeur de thèse

M. Éric FLAURAUD

Ingénieur de recherche, IFP Energies nouvelles

Co-encadrant

M. Christophe PREUX

Ingénieur de recherche, IFP Energies nouvelles

Invité

Table des matières

1	Introduction	1
1.1	Problématique des écoulements diphasiques en régime « défavorable » . . .	2
1.1.1	Procédés de récupération des hydrocarbures	2
1.1.2	Modèles physiques	3
1.1.3	Difficultés mathématiques	4
1.1.4	Artéfacts numériques	5
1.2	Approches classiques pour atténuer l'effet de l'orientation du maillage . . .	9
1.2.1	Schémas à neuf points pour le système couplé	9
1.2.2	Schémas multi-dimensionnels pour le transport pur	10
1.3	Stratégie de minimisation de l'anisotropie numérique en maillage rectangulaire	12
1.3.1	Quantification des erreurs angulaires	12
1.3.2	Définition d'un comportement « idéal » de moindre anistropie	12
1.3.3	Minimisation de l'écart entre les deux distributions angulaires	13
1.4	Plan détaillé du manuscrit	14
2	Problème modèle et résolution classique à cinq points	17
2.1	Modèle d'étude	18
2.1.1	Équations intérieures	18
2.1.2	Conditions aux limites et initiales	21
2.2	Analyse de stabilité en 1-D	22
2.2.1	Coefficients de Corey égaux à 1	26
2.2.2	Coefficients de Corey égaux à 2	31
2.3	Schéma de référence 5P	34
2.3.1	Discrétisation en temps	34
2.3.2	Discrétisation en espace	36
2.4	Cas tests de référence	43
2.4.1	Cas radial	43
2.4.2	Cas à 5 puits	50
2.4.3	Cas digitations	57
3	Optimisation du schéma à neuf points paramétré par un scalaire	61
3.1	Description du schéma 9P1s	62
3.2	Analyse de l'erreur en pression	66
3.2.1	Distribution angulaire	66
3.2.2	Minimisation de l'anisotropie	67

3.3	Analyse de l'erreur en saturation	70
3.3.1	Distribution angulaire	71
3.3.2	Minimisation de l'anisotropie	74
3.4	Résultats numériques	77
3.4.1	Cas radial	77
3.4.2	Cas à 5 puits	78
3.4.3	Cas digitations	78
4	Amélioration du schéma multi-dimensionnel paramétré par une fonction	83
4.1	Description du schéma MD1f	84
4.1.1	Forme générale	84
4.1.2	Cas d'une vitesse uniforme	91
4.2	Analyse de l'erreur	93
4.3	Minimisation des erreurs	98
4.3.1	Minimisation de l'erreur longitudinale	98
4.3.2	Minimisation de l'erreur en terme croisé	101
4.4	Résultats numériques	103
4.4.1	Cas radial	103
4.4.2	Cas à 5 puits	104
4.4.3	Cas digitations	104
5	Élaboration d'un schéma à neuf points paramétré par deux scalaires	109
5.1	Description du schéma 9P2s	110
5.2	Analyse de l'erreur en pression	115
5.2.1	Distribution angulaire	115
5.2.2	Minimisation de l'anisotropie	117
5.3	Analyse de l'erreur en saturation	117
5.3.1	Distribution angulaire	117
5.3.2	Minimisation de l'anisotropie	120
5.4	Résultats numériques	123
5.4.1	Cas test radial	124
5.4.2	Cas à 5 puits	124
5.4.3	Cas digitations	128
6	Vers une physique plus complète	131
6.1	Prise en compte de la gravité	131
6.1.1	Modèle continu	131
6.1.2	Modèle discret	132
6.1.3	Discretisation en temps	133
6.1.4	Discretisation en espace	134
6.1.5	Résultats numériques	139
6.2	Ajout d'hétérogénéité	145

7 Conclusion et perspectives	153
7.1 Bilan des résultats	153
7.1.1 Un formalisme de minimisation de l'anisotropie	153
7.1.2 Trois schémas de discrétisation, dont un nouveau	154
7.2 Prolongements possibles	155
7.2.1 Une physique plus complexe	155
7.2.2 Des maillages plus complexes	158
Bibliographie	159

Chapitre 1

Introduction

Sommaire

1.1	Problématique des écoulements diphasiques en régime « défavorable »	2
1.1.1	Procédés de récupération des hydrocarbures	2
1.1.2	Modèles physiques	3
1.1.3	Difficultés mathématiques	4
1.1.4	Artéfacts numériques	5
1.2	Approches classiques pour atténuer l'effet de l'orientation du maillage	9
1.2.1	Schémas à neuf points pour le système couplé	9
1.2.2	Schémas multi-dimensionnels pour le transport pur	10
1.3	Stratégie de minimisation de l'anisotropie numérique en maillage rectangulaire	12
1.3.1	Quantification des erreurs angulaires	12
1.3.2	Définition d'un comportement « idéal » de moindre anisotropie	12
1.3.3	Minimisation de l'écart entre les deux distributions angulaires	13
1.4	Plan détaillé du manuscrit	14

Ce chapitre esquisse la motivation de la thèse ainsi que ses idées directrices. Par souci de précision, des équations ont été écrites lorsque cela s'avère nécessaire.

Le contexte général est décrit en §1.1. En partant d'un aperçu des procédés de récupération des hydrocarbures, les modèles physiques et les difficultés mathématiques associées y sont abordés. Nous insistons plus particulièrement sur le rôle d'un paramètre appelé rapport de mobilités, qui au-delà d'un certain seuil critique rend la solution instable. L'influence de ce rapport sur les résultats de simulation se manifeste par des artéfacts numériques indésirables dont l'observation permet d'énoncer les objectifs de la thèse.

En §1.2, l'état de l'art sur l'atténuation de l'effet de l'orientation du maillage est synthétisé. Deux catégories de travaux sont concernés : (1) ceux se rapportant aux schémas à neuf points qui sont spécifiques aux systèmes d'équations considérés ; (2) ceux relevant des schémas multi-dimensionnels pour une équation de transport pur. La démarche méthodologique préconisée dans ce manuscrit pour améliorer les travaux existants est ébauchée en §1.3. Elle sera appliquée à trois schémas différents dans les chapitres suivants.

1.1 Problématique des écoulements diphasiques en régime « défavorable »

Cette thèse s’inscrit dans le contexte de la simulation dynamique de réservoir, pour laquelle IFP Energies nouvelles développe depuis de nombreuses années le logiciel PumaFlow. Une telle simulation tente de prédire, à une échelle temporelle de quelques années et à une échelle spatiale de quelques kilomètres, l’écoulement à travers le sous-sol poreux d’un mélange composé d’hydrocarbures déjà présents et de produits artificiellement ajoutés (eau, gaz, polymères, surfactants, mousses). Outre les paramètres physiques du réservoir à connaître, la simulation prend également en compte le procédé de récupération mis en œuvre.

1.1.1 Procédés de récupération des hydrocarbures

Les méthodes employées pour récupérer les hydrocarbures sont relativement sophistiquées et se divisent en trois familles. La première, appelée *récupération primaire*, est sans doute celle qui se conforme le mieux à l’image populaire : il suffit de forer au bon endroit pour faire jaillir le pétrole. Dans cette catégorie de méthodes, l’extraction se fait par déplétion naturelle, grâce à la différence de pressions entre le réservoir et la surface. Malheureusement, le taux de récupération des procédés primaires est assez faible. Dans le cas d’un gisement d’huile, par exemple, il ne dépasse pas 25%.

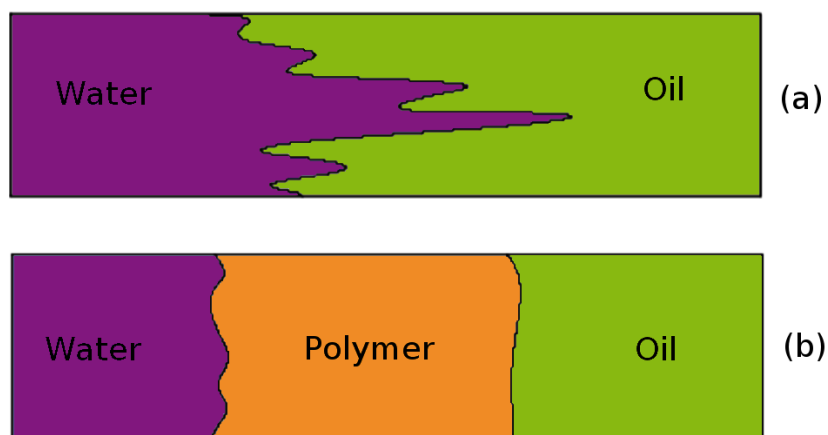


FIGURE 1.1 – (a) Digitations visqueuses lors d’un déplacement eau/huile avec un rapport de mobilités défavorable ; (b) Stabilisation partielle par injection d’un bouchon de polymère.

Pour produire les hydrocarbures restés dans le sous-sol après la phase primaire, une idée consiste à y injecter un fluide non-miscible avec les hydrocarbures et si possible peu onéreux tel que de l’eau ou du gaz naturel. Cette injection permet de maintenir la pression dans le gisement et de drainer l’huile vers les puits de production. Cette catégorie de méthodes, appelée *récupération secondaire*, présente un taux de récupération de 25% à

40%. Son principal défaut réside dans la « fiabilité » de la poussée. En effet, l'eau étant souvent moins visqueuse que l'huile, elle a tendance à être bien plus mobile¹. Le fluide poussant a donc envie d'aller plus vite que le fluide poussé et peut finir par « percer » le front de propagation, engendrant ainsi des perturbations sous forme de « doigts », comme l'illustre la figure 1.1(a). Ce phénomène porte le nom de *digitations visqueuses* (en anglais : *viscous fingering*). Son apparition est désastreuse pour la production car on ne produit presque que de l'eau au niveau des puits producteurs.

Comme alternative à l'eau ou le gaz dans le rôle du fluide poussant, il peut être envisagé un gaz miscible (CO_2) ou des produits chimiques (polymères, surfactants, mousses). L'avantage de ces derniers provient bien entendu de leur plus grande viscosité, ou de manière équivalente leur plus petite mobilité. Le fluide poussant ayant moins tendance à se mouvoir, le front de déplacement avec l'huile est plus stable et les digitations visqueuses n'apparaissent pas. Cette famille de méthodes, qualifiée de *récupération tertiaire* ou *récupération améliorée* (en anglais : *enhanced oil recovery*, EOR) élève notablement le taux de récupération, l'augmentation variant entre 30% à 70%. Elle coûte néanmoins cher en raison du prix des produits chimiques. Aussi, afin de rentabiliser le procédé, l'injection de polymère n'est effectuée que pendant un laps de temps limité, après quoi de l'eau de chasse est envoyée pour pousser le polymère, comme le décrit la figure 1.1(b). Mais de nouveau, il existe un rapport de mobilités défavorable entre l'eau et le front arrière du bouchon de polymère.

1.1.2 Modèles physiques

L'un des buts de la simulation de réservoir est de prédire la durée pendant laquelle l'huile pourra être recueillie et surtout à quel moment l'eau arrivera aux puits de production. Toute incertitude dans cette prédiction entraîne des pertes financières importantes se chiffrant en centaines de milliers de dollars.

À cette fin, il existe une grande variété de modèles physiques qui se démarquent entre eux par les processus physico-chimiques pris en compte [9, 19, 21, 22, 40]. La plupart de ces modèles sont par ailleurs formulés à une échelle macroscopique, après une étape d'homogénéisation préalable. Cela implique qu'ils ne sont pas aptes à décrire certains phénomènes intrinsèquement microscopiques comme les digitations visqueuses. Dans ces dernières, en effet, les allures des doigts dépendent des propriétés microscopiques fines telles que la forme des chenaux ou des capillaires dans le milieu poreux, lesquelles ont été « gommées » au cours de l'établissement du modèle macroscopique. Il convient par conséquent d'être prudent quant à l'interprétation de ce qui semble être des « digitations » dans certains résultats numériques obtenus avec un modèle de ce type.

Actuellement, les modèles les plus évolués en simulation de réservoir sont multi-constituants (plusieurs espèces), polyphasiques (chaque espèce pouvant se présenter sous plusieurs phases, chaque phase pouvant disparaître ou apparaître selon les lois thermodynamiques), éventuellement réactifs (les espèces réagissent chimiquement entre elles). Ils rendent également compte des effets de capillarité (différence de pressions entre les phases), de dispersion (diffusion des espèces), de compressibilité et de gravité. À l'autre bout du

1. La *mobilité* est d'ailleurs mesurée comme l'inverse de la viscosité, à une constante multiplicative adimensionnée près.

spectre, il y a des modèles, qui bien qu'assez rudimentaires, contiennent déjà l'essence de la difficulté à traiter. C'est le cas du modèle considéré dans cette thèse pour l'élaboration de nouveaux schémas. Il s'écrit comme un système de trois équations aux dérivées partielles

$$\mathbf{u} = -\kappa\lambda(s)\nabla p, \quad (1.1a)$$

$$\operatorname{div} \mathbf{u} = q, \quad (1.1b)$$

$$\phi \partial_t s + \operatorname{div}(f(s)\mathbf{u}) = q_w, \quad (1.1c)$$

en les trois inconnues que sont : la saturation d'eau s , la pression commune aux deux phases p et la vitesse totale $\mathbf{u}$. Dans (1.1), les constantes ϕ (porosité) et κ (perméabilité) sont connues. Les fonctions λ (mobilité totale) et f (flux fractionnaire) sont également spécifiées. En particulier, comme cela sera détaillé en §2.1, le flux fractionnaire

$$f(s) = \frac{Ms^{m_w}}{Ms^{m_w} + (1-s)^{m_o}} \quad (1.2)$$

fait intervenir le rapport de mobilités

$$M = \frac{\kappa_{r,w}^\# \mu_o}{\kappa_{r,o}^\# \mu_w}, \quad (1.3)$$

où μ_o (respectivement μ_w) est la viscosité de l'huile (respectivement de l'eau) et $\kappa_{r,o}^\#$ (respectivement $\kappa_{r,w}^\#$) est la perméabilité relative maximale de l'huile (respectivement de l'eau). Le système (1.1) doit bien sûr être muni de conditions aux limites appropriées sur un domaine spatial borné, ainsi que d'une condition initiale sur s .

1.1.3 Difficultés mathématiques

Le système (1.1) possède une caractéristique tout à fait représentative de la plupart des autres modèles de réservoir. Il est potentiellement instable lorsque le rapport de mobilités M est trop grand. Plus précisément, il y a des éléments de preuve solides [24, 26, 49, 53, 56, 58, 60, 79, 80, 98] en faveur de l'assertion suivante :

Il existe un seuil critique $M^\# > 0$, dépendant de paramètres physiques autres que ceux figurant au second membre de (1.3), tel que (i) si $M < M^\#$, alors le problème (1.1) avec les conditions limites est stable (ii) si $M > M^\#$, alors le même problème est instable, la notion de stabilité étant celle de la non-amplification des perturbations linéarisées.

En §2.2, une analyse de stabilité rigoureuse de (1.1) sera réalisée dans deux cas particuliers où $M^\#$ peut être explicitement déterminé. En admettant cette conjecture, il est maintenant possible de donner un sens précis aux épithètes « favorable » et « défavorable » concernant le rapport de mobilités : il s'agit simplement de $M \leq M^\#$ et $M > M^\#$, à ceci près que $M^\#$ n'est pas toujours facilement calculable.

La nature instable du problème pour $M > M^\#$ soulève une interrogation « philosophique » au regard de la résolution numérique de (1.1). En effet, l'instabilité inhérente au système amplifie n'importe quelle erreur d'approximation de la solution, à commencer par des erreurs d'arrondi. Comment garantir, dans ces conditions, que la solution calculée par

un schéma soit suffisamment proche de la solution exacte au temps final ? Le cas échéant, jusqu'à quelle tolérance faut-il considérer la prolifération des erreurs numériques liées à l'instabilité sous prétexte qu'elles sont « physiques », c'est-à-dire « innées » au sein du modèle, ou faut-il juste les retarder ou les minimiser, sachant qu'elles finiront fatalement par prédominer ?

Pour mieux éclairer ce dilemme, deux exemples élémentaires de problèmes différentiels instables sont examinés. Le premier correspond à la croissance exponentielle régie par

$$\frac{dX}{dt} = aX, \quad X(0) = 0, \quad (1.4)$$

avec $a > 0$. La solution exacte est $X(t) = 0$ pour tout $t \geq 0$. C'est cette solution qui doit être simulée numériquement. Malheureusement, elle est instable puisque toute erreur $\eta \neq 0$ sur la donnée initiale conduit à $X_\eta(t) = \exp(at)\eta$. Il faut donc s'accorder sur ce qui est « voulu » vraiment entre les deux options suivantes :

1. Faire tout son possible au niveau numérique pour que X reste au plus proche de 0, et ce le « plus longtemps possible ». Cette option se justifie par l'attachement de l'utilisateur à la solution exacte mais fait fi de son instabilité. Pire, elle introduit la nécessité de lutter contre l'instabilité.
2. Accepter que X s'éloigne indéfiniment de 0 au niveau discret, comme c'est le cas du schéma d'Euler explicite $X^{n+1} = (1 + a\Delta t)X^n$ qui donne $X_\eta^n = (1 + a\Delta t)^n \eta$. Cette option se défend en disant qu'après tout, l'instabilité est déjà contenue dans le modèle (1.4) et que le schéma ne doit pas aller contre cette tendance. Mais dans ce cas, le résultat calculé X_η^n a-t-il une quelconque signification, dans la mesure où il dépend de la perturbation initiale η , laquelle varie aléatoirement d'une machine à l'autre voire d'une exécution à l'autre ?

Toute cette discussion se transpose au second exemple

$$\frac{d^2\vartheta}{dt^2} = -\omega^2 \sin \vartheta, \quad \vartheta(0) = \pi, \quad \frac{d\vartheta}{dt}(0) = 0, \quad (1.5)$$

qui est non-linéaire et qui correspond à un pendule avec équilibre instable en position haute. La solution exacte est $\vartheta(t) = \pi$ pour tout $t \geq 0$ et c'est elle qui doit être simulée numériquement. De manière analogue au premier exemple, il faut se décider entre deux options. Dans la première option, le pendule est maintenu en haut parce que c'est la solution. Dans la seconde option, la trajectoire numériquement calculée à partir d'une position initiale légèrement erronée $\vartheta(0) = \pi - \eta$, avec $\eta \neq 0$, fait évoluer le pendule vers la position stable $\vartheta(+\infty) = 0$, ce qui semble conforme à la « réalité ». Mais si la trajectoire discrète ϑ_η^n dépend d'un paramètre de perturbation η aléatoire selon la machine, de quelle trajectoire continue est-elle l'approximation ? Cet exemple est intéressant car dans la « réalité » le passage de la position instable vers la position stable se fait selon une trajectoire également imprévisible.

1.1.4 Artéfacts numériques

Les deux exemples (1.4)–(1.5) sont quelque peu extrêmes, au sens où les solutions instables sont stationnaires. Dans le modèle (1.1), les solutions recherchées dépendent de l'espace $\mathbf{x}$

et du temps t , ce qui provoque des manifestations d'instabilité plus complexes. Toujours est-il que les deux options demeurent essentiellement les mêmes.

En simulation de réservoir, les ingénieurs optent très pragmatiquement pour la première option car ils doivent s'efforcer de suivre la solution exacte et au moins celle-ci est stable en régime favorable ($M \leq M^\sharp$). Ce point de vue est adopté dans cette thèse. Avant de pouvoir décrire les effets numériques gênants en régime défavorable afin de pouvoir les combattre, il faut mieux connaître la méthode de résolution.

Schéma de discrétisation

Sur un maillage rectangulaire uniforme dont chaque cellule a pour taille $\Delta x \times \Delta y$ et est indexée de manière cartésienne par (i, j) , la méthode numérique sans doute la plus populaire pour (1.1) est le *schéma à cinq points* (5P). Elle s'effectue en deux étapes. Dans la première étape, le système linéaire en p^{n+1} constitué par l'assemblage des bilans est résolu

$$F_{i+1/2,j} - F_{i-1/2,j} + F_{i,j+1/2} - F_{i,j-1/2} = \Delta x \Delta y q_{i,j}^{n+1}, \quad (1.6)$$

qui correspond à la discrétisation par volumes finis de l'équation (1.1b). Dans (1.6), les flux numériques

$$F_{i+1/2,j} = \kappa \lambda_{i+1/2,j}^n \frac{\Delta y}{\Delta x} (p_{i+1,j}^{n+1} - p_{i,j}^{n+1}), \quad (1.7a)$$

$$F_{i,j+1/2} = \kappa \lambda_{i,j+1/2}^n \frac{\Delta x}{\Delta y} (p_{i,j+1}^{n+1} - p_{i,j}^{n+1}), \quad (1.7b)$$

représentent une approximation consistante du flux normal de $\mathbf{u}$ à travers les arêtes. Dans la seconde étape, les saturations s^{n+1} sont mises à jour à l'aide des bilans

$$\begin{aligned} \Delta x \Delta y \phi \frac{s_{i,j}^{n+1} - s_{i,j}^n}{\Delta t^n} + (f(s)F)_{i+1/2,j} - (f(s)F)_{i-1/2,j} \\ + (f(s)F)_{i,j+1/2} - (f(s)F)_{i,j-1/2} = \Delta x \Delta y q_{w,i,j}^{n+1}, \end{aligned} \quad (1.8)$$

qui correspondent à la discrétisation par volumes finis de l'équation (1.1c), avec les produits décentrés amonts

$$(f(s)F)_{i+1/2,j} = f(s_{i,j}^n) [F_{i+1/2,j}]^+ + f(s_{i+1,j}^n) [F_{i+1/2,j}]^-, \quad (1.9a)$$

$$(f(s)F)_{i,j+1/2} = f(s_{i,j}^n) [F_{i,j+1/2}]^+ + f(s_{i,j+1}^n) [F_{i,j+1/2}]^-, \quad (1.9b)$$

utilisant les $F_{i+1/2,j}$ et $F_{i,j+1/2}$ en sortie de la première étape.

Le choix d'expliquer s et d'impliquer p , surnommé IMPES (*IMPLICIT Pressure, EXPLICIT Saturation*), est commode dans la mesure où il découple la résolution en pression de celle en saturation. Quant à la discrétisation en espace, elle coïncide avec le schéma plus couramment appelé TPFA (*TWO-POINT Flux Approximation*) dans la communauté des volumes finis. Le lecteur trouvera de plus amples détails en §2.3.2 concernant le calcul de la mobilité $\lambda_{i+1/2,j}^n$ aux arêtes, le traitement des conditions de bord et des termes sources.

Effet d'orientation

À ce stade, une question légitime est de savoir pourquoi ce travail est restreint à un maillage cartésien rectangulaire uniforme. Historiquement, les premières simulations numériques de réservoir ont été réalisées [50] sur un tel maillage. Pour la plupart des simulations quotidiennes, un tel maillage suffit et séduit même par sa simplicité et sa meilleure précision dans les résultats. Mais surtout, le problème étudié ici, à savoir l'*effet de l'orientation du maillage*, n'a de sens qu'en maillage rectangulaire uniforme.

Sur un maillage rectangulaire, il y a deux directions privilégiées qui sont celles des axes. Si les cellules sont de la même taille, il y a invariance par translation le long de chaque axe et seule la direction compte. Dans ces conditions, le comportement du schéma numérique en termes de vitesse de propagation ou de dissipation est assez différent le long des axes du maillage ou suivant une autre direction dans le plan. Cette différence est tout à fait normale dès qu'une discrétisation spatiale est envisagée. Cependant, le caractère instable de la solution en régime défavorable accentue et exacerbe les écarts au point de dégrader la solution de manière spectaculaire, avec en pratique des répercussions néfastes sur la prédiction de production.

Trois configurations typiques où l'effet de l'orientation du maillage peut devenir préoccupant pour l'ingénieur sont exposées en §2.4. La première d'entre elles, appelée *cas radial*, correspond à une injection d'eau en un point dans le plan infini, ce qui donne lieu à une solution exacte radiale. Sur la figure 1.2, la solution calculée avec le schéma pour $M = 0.8$ semble satisfaisante du point de vue de cette symétrie. Par contre, celle pour $M = 200$ ne l'est guère : des pointes se forment dans les directions d'axes et les lignes isovaleurs en saturation ressemblent davantage à des losanges. Tous les détails mathématiques de ce cas sont fournis en §2.4.1.

Dans la deuxième configuration, appelée *cas à cinq puits* et présentée en §2.4.2, la solution exacte n'est pas radiale à cause de la présence des quatre puits de production. Le calcul est lancé sur deux maillages, l'un obtenu à partir de l'autre par rotation. Il ne faut pas s'attendre à ce que les fronts soient circulaires, mais à ce que la forme de la solution ne varie pas trop d'un maillage à l'autre. Cela est bien le cas pour $M = 1.6$ (cf. figure 2.20) mais pas pour $M = 100$ (cf. figure 1.3).

La troisième et dernière configuration, décrite en §2.4.3, correspond à un *écoulement piston* dont la solution exacte est en principe unidimensionnelle. Pour $M = 200$, les résultats de simulation représentés sur la figure 2.23 font apparaître des perturbations qui peuvent faire penser aux digitations visqueuses évoquées en §1.1.1 (cf. figure 1.1). Ici, les soi-disantes « digitations » ne sont en réalité que du bruit numérique déclenché et intensifié par l'instabilité du régime défavorable. Elles ne sont pas reproductibles ni d'une machine à l'autre, ni d'une exécution à l'autre. De plus, elles ne disparaissent pas en raffinant le maillage.

L'objectif de cette thèse de remédier à la déformation du front de propagation en saturation qui émane de l'effet de l'orientation du maillage. Par « remédier », il faut entendre sinon supprimer, du moins atténuer ou retarder. À cette fin, le schéma est modifié de façon à le rendre « le moins anisotrope possible » dès la conception afin qu'il résiste mieux à l'instabilité de la solution en régime défavorable.

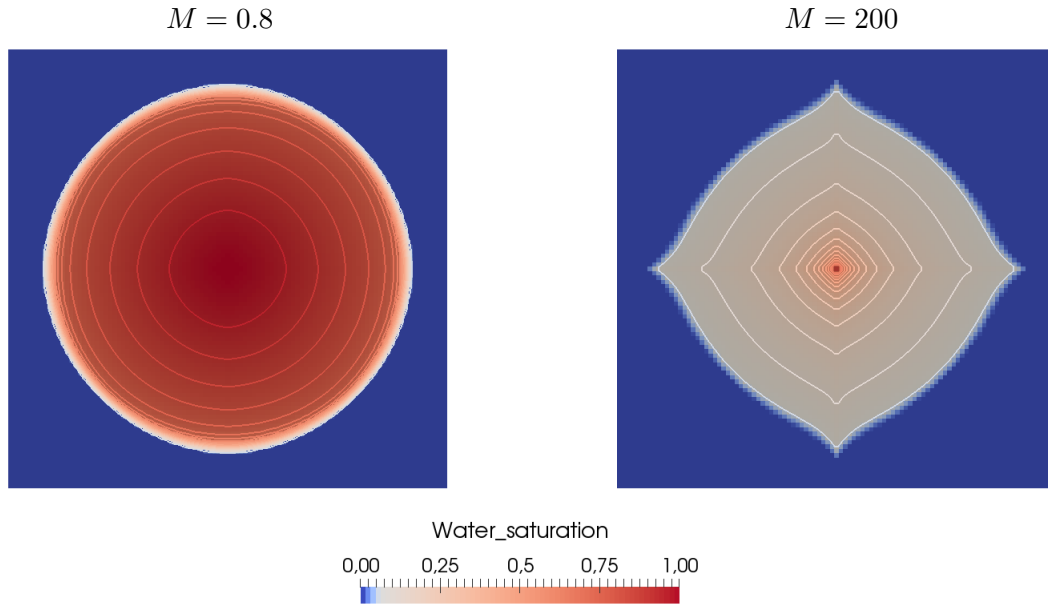


FIGURE 1.2 – Cas radial : champ de saturation calculé avec le schéma 5P pour $M = 0.8$ (à gauche) et $M = 200$ (à droite).

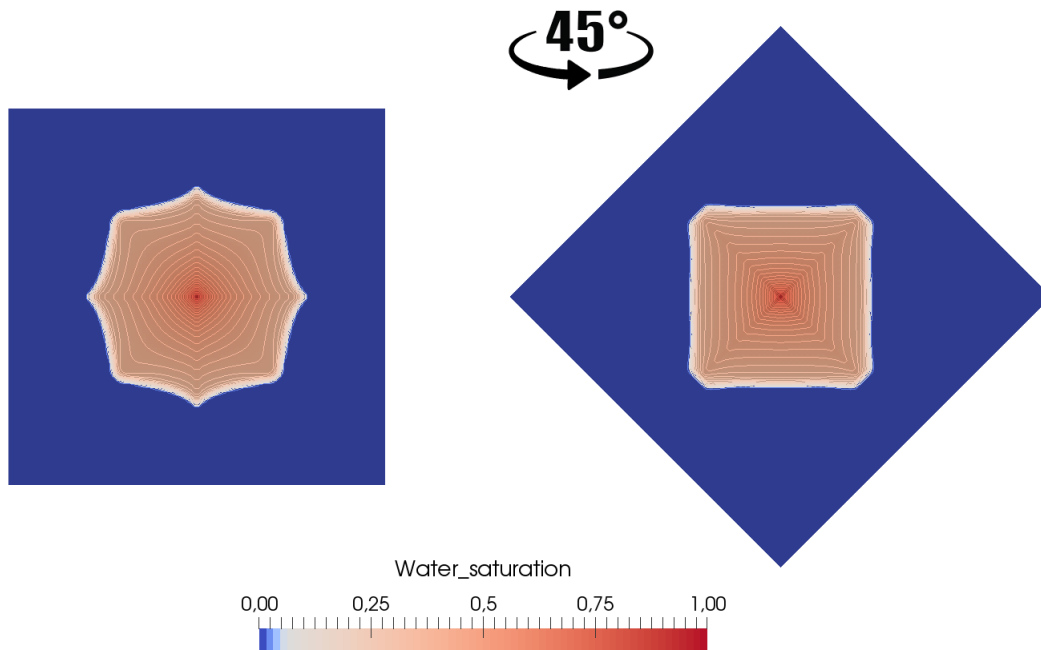


FIGURE 1.3 – Cas à cinq puits : champ de saturation calculé avec le schéma 5P pour $M = 100$, en maillage diagonal (à gauche) et maillage parallèle (à droite).

1.2 Approches classiques pour atténuer l’effet de l’orientation du maillage

Il existe une multitude de travaux en ingénierie de réservoir sur cette thématique. Ils sont passés en revue ci-après. Dans la plupart des cas, les idées proposées ne sont valides qu’en maillages carrés, c’est-à-dire pour $\Delta x = \Delta y$. Pour ce travail, le nouveau remède trouvé devra également être efficace en maillages rectangulaires, avec des rapports $\Delta y/\Delta x$ aussi éloignés de 1 que possible.

1.2.1 Schémas à neuf points pour le système couplé

Les premières études mettant en évidence l’interaction entre l’instabilité du modèle et la dissipation numérique du schéma 5P sont dues à Abou-Kassem et Aziz [1]. Todd [88] a démontré que le raffinement du maillage ne permet pas de réduire l’erreur d’orientation du maillage. Cependant, il est possible d’après Brand et al. [15] de trouver un compromis acceptable entre la taille des mailles (carrées) et le rapport de mobilités. Les travaux de Shubin et Bell [86] puis de Fanchi [43] attestent de l’importance des rotations du maillage en vue d’ajuster les axes du maillage avec la direction des flux discrétisés en 5P.

En 1979, Yanosik et McCracken [97] ont construit un nouveau schéma, dit à *neuf points*, obtenu en superposant deux schémas 5P correspondant à deux maillages carrés tournés de $\pi/4$ l’un par rapport à l’autre. En incorporant dans son stencil les mailles en voisinage diagonal en plus des mailles en voisinage direct, le schéma qui en résulte permet de diminuer notablement l’effet d’orientation en maillages carrés et a connu un succès immédiat.

Deux généralisations du schéma de Yanosik-McCracken en maillages rectangulaires ont ensuite été proposées d’une part par Shah [84], d’autre part par Coats et Modine [29]. La différence entre ces deux versions réside dans l’heuristique de pondération des mailles diagonales. Pour cette pondération, Ding [35] propose une analyse d’erreur plus rigoureuse et aboutit à un autre schéma à neuf points. Depuis, le schéma à neuf points a été étendu à d’autres modèles diphasiques poreux, par exemple pour tenir compte de la dispersion [57, 85]. Ce qui semble critiquable dans tous ces travaux est que les analyses d’erreur — lorsqu’il y en a — portent uniquement sur la pression alors que la quantité d’intérêt est la saturation.

Plus récemment, Eymard et al. [42] ont proposé une variante du schéma à neuf points en maillages carrés. L’idée de base est de s’appuyer sur une analyse d’erreur de l’équation en saturation — ce qui est satisfaisant au niveau théorique — afin de demander que la matrice de diffusion de l’équation équivalente soit invariante par rotation d’angle $\pi/4$. Le plus remarquable avec la construction d’Eymard et al. [42] est que le schéma en pression demeure exactement 5P : il est juste « déguisé » en neuf points dans le but d’impacter le schéma en saturation.

Pour comprendre ce point, il est indispensable d’expliquer plus en détails l’interdépendance entre la discrétisation du problème en pression (1.1a)–(1.1b) et celle du transport de la saturation (1.1c) dans le cadre général des schémas à neuf points. À la première étape, au lieu du bilan à quatre flux (1.6), le schéma à neuf points utilise à présent un bilan à

huit flux de la forme

$$\begin{aligned}
 & F_{i+1/2,j}^\theta - F_{i-1/2,j}^\theta + F_{i,j+1/2}^\theta - F_{i,j-1/2}^\theta \\
 & + F_{i+1/2,j+1/2}^{\nearrow\theta} - F_{i-1/2,j-1/2}^{\nearrow\theta} \\
 & + F_{i-1/2,j+1/2}^{\nwarrow\theta} - F_{i+1/2,j-1/2}^{\nwarrow\theta} = \Delta x \Delta y q_{i,j}^{n+1}
 \end{aligned} \tag{1.10}$$

pour discrétiser (1.1a)–(1.1b). Ces flux dépendent d'un paramètre scalaire libre θ qui mesure la contribution des pressions dans les mailles diagonales. Leurs valeurs sont à définir convenablement, sous la condition que pour $\theta = 0$, le bilan à cinq points (1.6) soit retrouvé. Pour $\theta > 0$, le schéma (1.10) est *a priori* différent de (1.6).

À la seconde étape, au lieu du bilan à quatre flux (1.8), la saturation est mise à jour à l'aide du bilan à huit flux

$$\begin{aligned}
 \Delta x \Delta y \phi \frac{s_{i,j}^{n+1} - s_{i,j}^n}{\Delta t^n} & + (f(s)F)_{i+1/2,j}^\theta - (f(s)F)_{i-1/2,j}^\theta \\
 & + (f(s)F)_{i,j+1/2}^\theta - (f(s)F)_{i,j-1/2}^\theta \\
 & + (f(s)F)_{i+1/2,j+1/2}^{\nearrow\theta} - (f(s)F)_{i-1/2,j-1/2}^{\nearrow\theta} \\
 & + (f(s)F)_{i-1/2,j+1/2}^{\nwarrow\theta} - (f(s)F)_{i+1/2,j-1/2}^{\nwarrow\theta} = \Delta x \Delta y q_{w;i,j}^{n+1},
 \end{aligned} \tag{1.11}$$

avec les produits décentrés amont analogues à (1.9) pour les flux horizontaux et verticaux, ainsi que

$$(f(s)F)_{i+1/2,j+1/2}^{\nearrow\theta} = f(s_{i,j}^n) [F_{i+1/2,j+1/2}^{\nearrow\theta}]^+ + f(s_{i+1,j+1}^n) [F_{i+1/2,j+1/2}^{\nearrow\theta}]^-, \tag{1.12a}$$

$$(f(s)F)_{i-1/2,j+1/2}^{\nwarrow\theta} = f(s_{i,j}^n) [F_{i-1/2,j+1/2}^{\nwarrow\theta}]^+ + f(s_{i-1,j+1}^n) [F_{i-1/2,j+1/2}^{\nwarrow\theta}]^-, \tag{1.12b}$$

pour les flux diagonaux. Ainsi, les saturations dans certaines mailles diagonales sont susceptibles d'intervenir dans le transport (1.11), qui « voit » alors plus de directions.

Dans le cas spécifique du schéma de Eymard et al. [42], la définition des flux paramétrés est ciselée de sorte que quel que soit θ , le premier membre de (1.10) soit toujours égal au premier membre de (1.6). Autrement dit, le bilan à huit flux (1.10) n'est qu'une réécriture algébrique avec un paramètre libre du bilan à quatre flux (1.6), dans laquelle les pressions dans les mailles diagonales ont une contribution globalement nulle, mais localement non nulle dans chaque flux. Cette manipulation n'est finalement destinée qu'à retoucher le schéma en saturation par (1.11).

1.2.2 Schémas multi-dimensionnels pour le transport pur

Dans le cadre général des schémas à neuf points, la modification du schéma en saturation est toujours indirecte. Le problème en pression est d'abord considéré pour altérer la structure des flux et leurs valeurs. De ces changements découle ensuite de manière « automatique » un nouveau schéma de transport en saturation. Ceci est aussi critiquable en raison du décentrage amont selon la direction normale des faces. Dans ces circonstances, des schémas de transport plus précis sont envisagés, par exemple les schémas de type *multi-dimensionnel* qui décentrent en remontant les lignes de courant.

Cela amène vers les méthodes numériques pour le problème d'advection scalaire linéaire

$$\partial_t s + \operatorname{div}(s\mathbf{u}) = 0, \quad (1.13)$$

où $\mathbf{u}$ est un champ de vitesse supposé donné et à divergence nulle². Certes, la vraie équation à considérer devrait être (en dehors des puits)

$$\partial_t s + \operatorname{div}(f(s)\mathbf{u}) = 0, \quad (1.14)$$

mais le pari est qu'à partir d'un bon schéma pour (1.13), il est facile de déduire un bon schéma pour (1.14), grâce à la monotonie du flux fractionnaire, $f' \geq 0$ sur $[0, 1]$. Toujours est-il que si la vitesse $\mathbf{u}$ est connue exactement, il n'y a plus de problème d'instabilité intrinsèque au modèle, que ce soit avec (1.13) ou (1.14).

Dans cette vaste littérature, les deux références historiquement les plus marquantes sont : le schéma positif à stencil étroit de Roe et Sidilkover [81] et le schéma CTU (*Corner Transport Upwind*) de Colella [30], qui ont été élaborés à peu près simultanément au début des années 1990 en maillages carrés. À IFP Energies nouvelles, une comparaison systématique des schémas pour l'advection scalaire linéaire a été entreprise [90,91] au début des années 2000, dans laquelle la méthode CTU a été généralisée aux maillages déformés non-structurés. Le schéma finalement retenu pour implémentation dans divers logiciels maison n'est aucun de ceux-ci, mais un nouveau schéma conçu par les ingénieurs IFP Energies nouvelles [12,70] en s'inspirant d'une idée préliminaire de Després et Lagoutière [34]. Tous ces schémas sont « figés » au sens où ils ne disposent d'aucun paramètre de réglage libre, à part le choix des limiteurs de pentes [87,93].

Une série de contributions récentes, par Kozdon et ses co-auteurs [59,62,63], a semblé intéressante pour cette hèse. En effet, Kozdon parvient à unifier au sein d'un même cadre plusieurs schémas dont celui de Roe-Sidilkover, celui de Colella et aussi celui de Lamine [67]. Dans son formalisme, tout schéma pour (1.14) dépend d'une fonction arbitraire ψ . C'est en spécifiant ce degré de liberté que certains schémas existants sont retrouvés. Pour cela, il travaille avec des demi-flux à travers les demi-arêtes. En chaque sommet du maillage, les quatre demi-flux sont reliés entre eux par un système linéaire local d'ordre 4 qui traduit les relations amont-aval en fonction des directions des vitesses et qui fait intervenir le paramètre fonctionnel ψ . L'existence de celui-ci est intéressante dans la mesure où elle ouvre la voie à une minimisation selon un critère de moindre anisotropie à exprimer.

Pour terminer cette revue (qui est très loin d'être exhaustive!), il est capital de répéter que la performance d'un schéma de transport multi-dimensionnel repose de manière cruciale sur la présomption que le champ de vitesse est connu exactement. Or, dans le système couplé du modèle diphasique, la vitesse discrète qui sort du problème en pression est entachée d'une erreur plus ou moins importante. Par conséquent, tout remède à l'effet de l'orientation du maillage qui consisterait à agir uniquement sur le schéma de transport en saturation sans affecter aucunement les flux normaux F du schéma 5P ne semble pas raisonnable.

2. sachant qu'au niveau discret, $\mathbf{u}$ n'est connu qu'à travers les flux normaux F .

1.3 Stratégie de minimisation de l'anisotropie numérique en maillage rectangulaire

La question centrale qui sous-tend tout effort de réduction de l'effet de l'orientation du maillage est de savoir comment mesurer cet « effet » et de s'entendre sur la signification du verbe « réduire ». La plupart des travaux antérieurs en maillages carrés se contentent d'imposer une propriété d'invariance par rotation d'angle $\pi/4$, ce qui rend les deux directions diagonales « équivalentes » à celles des axes du maillage. Le reproche à cette approche est double : (1) la minimisation d'une quantité (laquelle ?) a-t-elle vraiment été réalisée ; (2) la généralisation à un maillage rectangulaire est-elle possible ?

Pour traiter convenablement cette question en maillage rectangulaire, la stratégie suivante en trois étapes est recommandée.

1.3.1 Quantification des erreurs angulaires

Il faut d'abord associer à chaque direction dans le plan une certaine grandeur qui quantifie l'erreur ou une partie de l'erreur commise par chaque schéma sur la saturation. Pour réaliser cette association et obtenir une notion pertinente d'erreur angulaire, deux techniques sont possibles : (i) l'analyse de Fourier [4, 10, 94] sur l'équation de transport linéarisée ; (ii) l'équation équivalente en coordonnées polaires sous l'hypothèse d'un champ de vitesse radial.

Les deux voies mènent au même résultat. La deuxième, qui est plus facile à présenter, fait intervenir l'équation équivalente

$$\phi \partial_t s + \operatorname{div}(f(s)\mathbf{u}) = (r^{-1}\partial_r(r\cdot), r^{-1}\partial_\vartheta) \left\{ f'(s) \mathbf{D}_{\Delta x, \Delta y}(\vartheta) \begin{pmatrix} \partial_r \\ r^{-1}\partial_\vartheta \end{pmatrix} s \right\},$$

dans laquelle

$$\mathbf{D}_{\Delta x, \Delta y}(\vartheta) = \begin{bmatrix} \tilde{A}_{\Delta x, \Delta y}(\vartheta) & \tilde{B}_{\Delta x, \Delta y}(\vartheta) \\ \tilde{B}_{\Delta x, \Delta y}(\vartheta) & \tilde{C}_{\Delta x, \Delta y}(\vartheta) \end{bmatrix}$$

est la matrice de diffusion en coordonnées polaires (r, ϑ) . Chacun de ses éléments dépend non seulement de ϑ , Δx , Δy mais aussi du paramètre scalaire θ (pour le schéma à neuf points) ou du paramètre fonctionnel ψ (pour le schéma multi-dimensionnel de Kozdon). Le terme

$$\tilde{A}_{\Delta x, \Delta y}(\vartheta),$$

qui représente l'action de la diffusion radiale dans la direction radiale, est alors érigé en définition de l'erreur angulaire.

1.3.2 Définition d'un comportement « idéal » de moindre anisotropie

Cette erreur angulaire a la particularité de prendre des valeurs fixées dans les directions d'axes, à savoir,

$$\tilde{A}_{\Delta x, \Delta y}(0) = \Delta x/2, \quad \tilde{A}_{\Delta x, \Delta y}(\pi/2) = \Delta y/2, \quad (1.15)$$

quelles que soient celles du paramètre θ ou ψ .

Dans l'étape suivante, il est souhaité que $\tilde{A}_{\Delta x, \Delta y}$ oscille le moins possible entre $\vartheta = 0$ et $\vartheta = \pi/2$. Ce comportement « idéal », le moins oscillatoire possible, est décrété atteint quand la fonction $\tilde{A}_{\Delta x, \Delta y}$ est affine par rapport à la variable

$$S = \sin^2 \vartheta.$$

Ainsi, avec un léger abus de notation (dans le passage de ϑ à S), la distribution d'erreur angulaire la moins anisotrope est définie comme étant

$$\tilde{A}_{\Delta x, \Delta y}^*(S) = \frac{\Delta y}{2}S + \frac{\Delta x}{2}(1 - S). \quad (1.16)$$

Une justification possible du choix (1.16) est qu'il réalise la solution du problème

$$\min_{A(\cdot)} \int_0^1 |A'(S)|^2 dS,$$

le minimum étant pris sur toutes les fonctions $A \in C^2([0, 1]; \mathbb{R})$ soumises aux conditions de bord (1.15) et correspond à la fonctionnelle pénalisant toute variation de A par rapport à S .

1.3.3 Minimisation de l'écart entre les deux distributions angulaires

Enfin, le paramètre optimal θ^* ou ψ^* est obtenu en minimisant l'écart total entre l'erreur angulaire effective du schéma et l'erreur angulaire idéale. En d'autres termes,

$$\theta^* = \arg \min_{\theta} \int_0^1 |\tilde{A}_{\Delta x, \Delta y}^{\theta}(S) - \tilde{A}_{\Delta x, \Delta y}^*(S)|^2 dS, \quad (1.17a)$$

ou

$$\psi^* = \arg \min_{\psi} \int_0^1 |\tilde{A}_{\Delta x, \Delta y}^{\psi}(S) - \tilde{A}_{\Delta x, \Delta y}^*(S)|^2 dS. \quad (1.17b)$$

Cette étape est en général la plus lourde des trois.

Pour contourner la difficulté posée par le problème d'optimisation (1.17a), une valeur sous-optimale θ^b est en pratique utilisée, définie de la façon suivante. La fonction $S \mapsto \tilde{A}_{\Delta x, \Delta y}^{\theta}(S)$ est souvent naturellement exprimée par morceaux sur $[0, S^*]$ et $[S^*, 1]$, où le point de transition S^* dépend du rapport $\Delta y/\Delta x$. Pour la sous-optimisation, le paramètre θ^b est pris tel que la courbe sous-optimale $\tilde{A}_{\Delta x, \Delta y}^{\theta^b}$ prenne la même valeur que la courbe idéale au point de transition. Autrement dit,

$$\tilde{A}_{\Delta x, \Delta y}^{\theta^b}(S^*) = \tilde{A}_{\Delta x, \Delta y}^*(S^*), \quad (1.18)$$

La condition (1.18) conduit à des formules explicites pour θ^b .

Dans les chapitres §3–§5, cette procédure de minimisation est déroulée pour trois types de schémas différents. Que ce soit le minimum exact ou le minimum approché, il est important de garder à l'esprit que cette minimisation de l'anisotropie numérique n'est pas équivalente à la minimisation de l'erreur numérique elle-même. En fait, l'ordre théorique du schéma reste identique, c'est-à-dire égal à 1 par rapport à la saturation. Seule la distribution spatiale de l'erreur aura changé.

1.4 Plan détaillé du manuscrit

Chapitre 2

Dans le chapitre §2, qui sert de base à tout le manuscrit, le problème modèle (1.1) est établi en §2.1. Sur celui-ci seront développées les nouvelles idées de schémas numériques aux chapitres suivants.

Même s'il repose sur plusieurs hypothèses simplificatrices par rapport à un modèle réaliste, ce modèle « jouet » retient suffisamment de difficultés dignes d'intérêt. Au premier rang de celles-ci figure le caractère instable des solutions au-delà d'un certain seuil critique du rapport des mobilités, comme l'atteste l'analyse effectuée en §2.2 pour des écoulements unidimensionnels.

La résolution numérique la plus classique du modèle combine une discrétisation IMPES (IMplicite en Pression, Explicite en Saturation) en temps et un schéma volumes finis dit à *cinq points* (5P) en espace. Sa description fait l'objet de §2.3. La dernière section §2.4 rassemble certains résultats de simulation illustrant les principaux défauts du schéma 5P auxquels cette thèse tente de remédier. Ces résultats constituent également une référence de comparaison pour les chapitres ultérieurs.

Chapitre 3

Conçu dans les années 1980 par les ingénieurs du pétrole, le schéma à neuf points est un palliatif pragmatique contre l'effet d'orientation du schéma 5P en maillage rectangulaire. En §3.1, son idée de base est rappelé en mettant l'accent sur le paramètre scalaire qui confère au schéma l'acronyme 9P1s et qui sera optimalement ajusté par la suite.

La stratégie préconisée pour l'optimisation par rapport au paramètre s'appuie sur une quantification de l'anisotropie via une distribution angulaire de l'erreur. Appliquée au laplacien pur en pression en §3.2, cette démarche fournit une justification rigoureuse à la valeur heuristiquement recommandée par de nombreux auteurs [35, 97].

Appliquée à l'équation en saturation, ce qui est plus pertinent, cette démarche conduit en §3.3 à un problème de minimisation plus ardu, mais dont il est facile de déterminer une solution approchée. La valeur « sous-optimale » du paramètre coïncide alors avec celle obtenue par [42, 52] en maillage carré au moyen d'une autre méthode. Les résultats numériques de §3.4 témoignent de l'amélioration progressive des fronts pour des maillages dont le rapport des pas d'espace demeure proche de 1.

Chapitre 4

Dans le schéma 9P1s du chapitre §3, la modification du schéma de transport pour la saturation découle de celle du schéma pour la pression par décentrage amont. Il est alors naturel d'envisager une alternative où le schéma est directement appliqué sur l'équation en saturation, laissant tel quel celui de la pression. C'est ce qui est mis en œuvre ici avec l'espoir qu'en délogeant un schéma de transport sophistiqué, de type multi-dimensionnel par exemple, l'effet d'orientation de maillage sera davantage réduit.

En effet, au lieu de se contenter de la direction normale à chaque arête, un schéma multi-dimensionnel fait l'effort de suivre de plus près les lignes de courant. Le schéma multi-dimensionnel retenu pour l'étude est celui de Kozdon et al. [59], dont la construction est

rappelée en §4.1. Ce choix est motivé non seulement par les bons résultats que semblent obtenir les auteurs sur des simulations diphasiques mais aussi par le fait que le schéma dispose d'un degré de liberté fonctionnel ajustable d'où d'ailleurs l'acronyme MD1f.

Comme réalisé en §4.2, le paradigme d'optimisation, introduit au chapitre précédent, se transpose assez aisément au cas présent, malgré une relative lourdeur du calcul des variations associé. Ainsi, il est possible de connaître le « meilleur » paramètre selon un critère de « moindre anisotropie ». Enfin, la section §4.4 regroupe les résultats numériques correspondant à ce schéma MD1f optimisé.

Chapitre 5

Les schémas 9P1s et MD1f décrits dans les chapitres précédents ont notablement réduit l'effet d'orientation de maillage sur des maillages peu allongés. Toutefois, force est de constater qu'ils n'ont pas tenu leurs promesses lorsque le rapport des longueurs $\Delta y/\Delta x$ s'éloigne de 1. En particulier, la performance peu probante du schéma MD1f semble fermer la porte à la piste d'une amélioration directe du schéma de transport en saturation.

Pour lutter plus efficacement contre l'effet d'orientation de maillage, le schéma 9P1s est repris en le faisant dépendre de deux paramètres scalaires au lieu d'un, une minimisation à deux variables étant « meilleure » qu'à une variable. Toute la difficulté réside cependant dans la recherche d'une discrétisation à deux paramètres de l'équation en pression qui puisse s'exprimer au moyen d'un bilan de flux au sens des volumes finis. Ceci est quand même possible et est réalisé en §5.1.

Une fois le nouveau schéma 9P2s défini, toute la machinerie de l'analyse d'erreur des chapitres 3 et 4 peut être relancée en §5.2 et §5.3 afin de déterminer les paramètres optimaux minimisant l'anisotropie. Comme au chapitre 3, une minimisation approchée est retenue, donnant des formules explicites. Les résultats obtenus avec ce schéma 9P2s sont les meilleurs comme le démontre la section §5.4.

Chapitre 6

L'objet de ce chapitre est de prendre en compte des phénomènes physiques plus complexes afin de rendre les simulations plus réalistes. Jusqu'à présent, le modèle étudié était simplifié avec des termes négligés, comme la gravité et la pression capillaire, et des variables étaient prises constantes sur tout le domaine (perméabilité, porosité,...).

Ce chapitre va complexifier le système d'équations de deux manières. Dans une première partie §6.1, l'effet de la gravité sera pris en considération dans le modèle et son impact sur le schéma 9P2s sera étudié d'un point de vue discrétisation mais aussi sur les résultats numériques. Ensuite, quelques cas seront exposés dans §6.2 lorsque la perméabilité n'est plus constante et homogène mais hétérogène dans tout le domaine.

Chapitre 2

Problème modèle et résolution classique à cinq points

Sommaire

2.1	Modèle d'étude	18
2.1.1	Équations intérieures	18
2.1.2	Conditions aux limites et initiales	21
2.2	Analyse de stabilité en 1-D	22
2.2.1	Coefficients de Corey égaux à 1	26
2.2.2	Coefficients de Corey égaux à 2	31
2.3	Schéma de référence 5P	34
2.3.1	Discrétisation en temps	34
2.3.2	Discrétisation en espace	36
2.4	Cas tests de référence	43
2.4.1	Cas radial	43
2.4.2	Cas à 5 puits	50
2.4.3	Cas digitations	57

Dans ce chapitre, qui sert de base à tout le manuscrit, le problème modèle (1.1) est établi en §2.1. Sur celui-ci seront développées les nouvelles idées de schémas numériques aux chapitres suivants.

Même s'il repose sur plusieurs hypothèses simplificatrices par rapport à un modèle réaliste, ce modèle « jouet » retient suffisamment de difficultés dignes d'intérêt. Au premier rang de celles-ci figure le caractère instable des solutions au-delà d'un certain seuil critique du rapport des mobilités, comme l'atteste l'analyse effectuée en §2.2 pour des écoulements unidimensionnels.

La résolution numérique la plus classique du modèle combine une discrétisation IMPES (Implicite en Pression, Explicite en Saturation) en temps et un schéma volumes finis dit à cinq points (5P) en espace. Sa description fait l'objet de §2.3

La dernière section §2.4 rassemble certains résultats de simulation illustrant les principaux défauts du schéma 5P auxquels cette thèse tente de remédier. Ces résultats constituent également une référence de comparaison pour les chapitres ultérieurs.

2.1 Modèle d'étude

Le modèle considéré tout au long cette thèse, à l'exception du chapitre §6, est issu d'un modèle plus général appelé *Dead Oil isotherme* [46], lui-même un cas particulier d'une famille plus vaste de modèles de milieux poreux [19, 22].

2.1.1 Équations intérieures

Dans le réservoir d'hydrocarbures, représenté par un domaine $\Omega \subset \mathbb{R}^2$ ouvert borné connexe et régulier par morceaux, le milieu poreux est une roche solide dans laquelle il y a des pores permettant à un fluide de circuler. Ces pores peuvent être plus ou moins nombreux et de tailles différentes. Au lieu de les décrire au niveau microscopique, le milieu est caractérisé par un champ macroscopique appelé *porosité* $\phi \in L^\infty(\Omega; [0, 1])$. Celle-ci exprime localement le rapport entre le volume des pores et celui du milieu. Par la suite, la porosité $\phi \in [0, 1]$ sera supposée uniforme en espace.

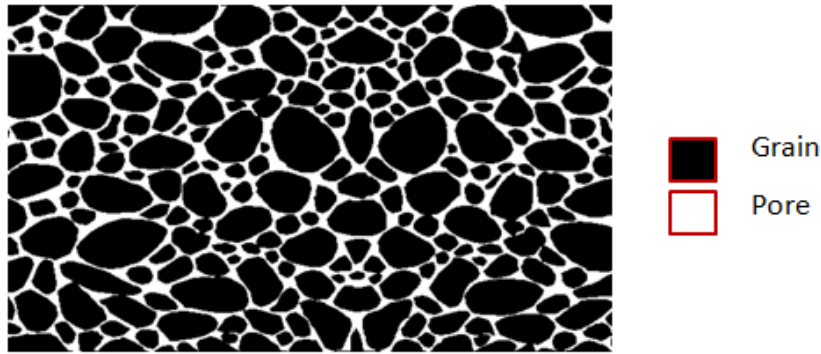


FIGURE 2.1 – Un milieu poreux à l'échelle microscopique.

Quand la roche est saturée par un fluide, elle possède une aptitude à le laisser circuler dans les pores. Cette capacité, appelée *perméabilité absolue*, est en général mesurée par un champ de tenseur symétrique $\kappa \in L^\infty(\Omega; \text{Sym}(\mathbb{R}^2))$. Les variations en espace de la perméabilité sont dues aux hétérogénéités et aux changements de type de roche dans le domaine. En milieu homogène et isotrope, hypothèse adaptée ici, ce champ de tenseur se réduit à un scalaire $\kappa > 0$. L'unité de mesure courante pour la perméabilité est le darcy (D), avec $1 \text{ D} = 9.869233 \times 10^{-13} \text{ m}^2$.

Le fluide diphasique est composé de l'« huile » indicée par o (oil) et représentant les hydrocarbures, ainsi que de l'« eau » indicée par w (water) et représentant le liquide injecté artificiellement pour pousser l'huile dans les procédés de récupération secondaire. L'écoulement est supposé immiscible, c'est-à-dire que les deux phases ne peuvent pas se mélanger. Pour chaque phase $\alpha \in \{w, o\}$, il y a en outre :

- Deux champs inconnus qui sont la saturation $s_\alpha(\mathbf{x}, t)$ et la vitesse de filtration $\mathbf{u}_\alpha(\mathbf{x}, t)$. La saturation s_α est la proportion volumique de la phase α , ce qui impose $s_\alpha \in [0, 1]$. Les équations régissant ces deux champs seront données plus loin.

- Deux propriétés pétrophysiques qui sont la *viscosité* dynamique μ_α et la *perméabilité relative* $\kappa_{r,\alpha}$. Pour un mélange immiscible, $\mu_\alpha > 0$ est une constante. L'unité de mesure courante pour la viscosité dynamique est le poise (P), avec $1 \text{ P} = 0.1 \text{ Pa} \cdot \text{s}$. Quant à la perméabilité relative $\kappa_{r,\alpha}$, il s'agit d'une fonction croissante de la saturation de la phase concernée et traduit l'impact d'une phase sur l'autre. Plusieurs lois empiriques existent à cet égard [48, 71, 92]. Pour la thèse, la plus simple est sélectionnée, celle de Brooks-Corey [16] qui s'écrit

$$\kappa_{r,\alpha}(s_\alpha) = \kappa_{r,\alpha}^\# s_\alpha^{m_\alpha}, \quad (2.1)$$

avec a priori un exposant $m_\alpha \geq 1$ par phase. Souvent, les deux quantités sont égales $m_w = m_o$ mais dans certaines simulations ce n'est pas le cas.

Formulation par phases

Si $(0, T)$ est un intervalle temporel, avec $T > 0$, l'écoulement a lieu selon le système

$$\phi \partial_t s_\alpha + \operatorname{div} \mathbf{u}_\alpha = q_\alpha, \quad \text{dans } \Omega \times (0, T), \quad (2.2a)$$

$$\mathbf{u}_\alpha = -\kappa \mu_\alpha^{-1} \kappa_{r,\alpha}(s_\alpha) \nabla p, \quad \text{dans } \Omega \times (0, T), \quad (2.2b)$$

$$s_o + s_w = 1, \quad \text{dans } \Omega \times (0, T), \quad (2.2c)$$

qui compte cinq équations pour cinq inconnues que sont les deux saturations s_α , les deux vitesses $\mathbf{u}_\alpha$ et la pression p . Le champ de pression $p(\mathbf{x}, t)$ est supposé commun aux deux phases. Dans d'autres modèles, il convient de distinguer deux pressions, une par phase, au prix d'une relation algébrique supplémentaire fournissant la pression capillaire (différence entre les deux pressions) en fonction d'une saturation. Cela engendre d'autres difficultés numériques [18, 39].

Les deux premières équations (2.2a) expriment la conservation du volume (donc aussi de la masse, puisqu'ici les phases sont supposées incompressibles par l'absence des masses volumiques). Les deux équations suivantes (2.2b) correspondent à la loi de Darcy-Muskat [72], laquelle généralise au cas diphasique celle découverte par Darcy [32] dans le cas monophasique. La dernière équation (2.2c) stipule que tout le volume des pores est rempli par le fluide.

Les termes sources q_α aux seconds membres de (2.2a) représentent les débits liés à l'injection et à la production au niveau des puits. Ils sont plus faciles à préciser dans la formulation alternative suivante, avec laquelle nous travaillons dorénavant.

Formulation par flux fractionnaire

Les variables saturation et pression sont fortement imbriquées dans (2.2). Il est judicieux de « desserrer » un peu leur couplage au moyen d'un changement de notations et de variables [19]. Soit d'abord

$$s = s_w,$$

puis la vitesse totale

$$\mathbf{u} = \mathbf{u}_w + \mathbf{u}_o$$

et le débit total

$$q = q_w + q_o.$$

D'autre part, la mobilité λ_α de la phase $\alpha \in \{w, o\}$ est définie par

$$\lambda_\alpha(s_\alpha) = \mu_\alpha^{-1} \kappa_{r,\alpha}(s_\alpha),$$

de sorte que $\mathbf{u}_\alpha = -\kappa \lambda_\alpha(s_\alpha) \nabla p$. En sommant les équations de conservation (2.2a) sur α et en invoquant (2.2c), le (2.2) devient équivalent au système

$$\mathbf{u} = -\kappa \lambda(s) \nabla p, \quad \text{dans } \Omega \times (0, T), \quad (2.3a)$$

$$\operatorname{div} \mathbf{u} = q, \quad \text{dans } \Omega \times (0, T), \quad (2.3b)$$

$$\phi \partial_t s + \operatorname{div}(f(s) \mathbf{u}) = q_w, \quad \text{dans } \Omega \times (0, T), \quad (2.3c)$$

où

$$\lambda(s) = \lambda_w(s) + \lambda_o(1 - s)$$

est la mobilité totale et

$$f(s) = \frac{\lambda_w(s)}{\lambda(s)}$$

est le *flux fractionnaire* de la phase aqueuse. Pour les lois de perméabilité relative de Brooks-Corey (2.1), le flux fractionnaire

$$f(s) = \frac{\mu_w^{-1} \kappa_{r,w}^\# s^{m_w}}{\mu_w^{-1} \kappa_{r,w}^\# s^{m_w} + \mu_o^{-1} \kappa_{r,o}^\# (1 - s)^{m_o}} \quad (2.4)$$

s'écrit aussi

$$f(s) = \frac{M s^{m_w}}{M s^{m_w} + (1 - s)^{m_o}} \quad (2.5)$$

avec le *rapport de mobilités*

$$M = \frac{\mu_w^{-1} \kappa_{r,w}^\#}{\mu_o^{-1} \kappa_{r,o}^\#} = \frac{\lambda(1)}{\lambda(0)}. \quad (2.6)$$

Il est facile de montrer que f est une fonction croissante en s , paramétrée par M , et que

$$f(0) = 0, \quad f(1) = 1.$$

Lorsque $q \equiv 0$, la vitesse $\mathbf{u}$ est à divergence nulle et l'équation (2.3c) à $\mathbf{u}$ fixé reflète un transport pur. Si $m_w = m_o = 2$, elle est appelée l'équation de Buckley-Leverett [17].

Les termes sources q et q_w dans (2.3) dépendent du nombre et du type de puits présents dans le domaine. Un cas typique est de considérer un puits injecteur (d'eau) situé en $\mathbf{x} = \mathbf{0} \in \Omega$ et P puits producteurs (d'huile et d'eau) situés respectivement en $(\mathbf{X}_1, \dots, \mathbf{X}_P) \in \Omega^P$. Alors,

$$q = Q(t) \delta_{\mathbf{0}}(\mathbf{x}) - \sum_{L=1}^P Q_L(t) \delta_{\mathbf{X}_L}(\mathbf{x}), \quad (2.7a)$$

$$q_w = Q(t) \delta_{\mathbf{0}}(\mathbf{x}) - \sum_{L=1}^P Q_L(t) f(s(\mathbf{X}_L, t)) \delta_{\mathbf{X}_L}(\mathbf{x}), \quad (2.7b)$$

où $Q(t) \geq 0$ est le débit d'eau imposé en entrée à $\mathbf{0}$, $Q_L(t) \geq 0$ est le débit total imposé en sortie à $\mathbf{X}_L$, et $\delta_{\mathbf{X}}$ désigne la masse de Dirac concentrée en $\mathbf{X}$. Les formules (2.7) idéalisent chaque puits comme une source ponctuelle en débit imposé. Il existe d'autres modèles de puits à source répartie sur petit rayon équivalent et fonctionnant en pression imposée [23, 73]. Un exemple sera étudié en §2.4.2.

L'avantage de la formulation par flux fractionnaire (2.3) réside dans ce qui semble être une quasi-parfaite décomposition elliptique-hyperbolique de ses équations. En effet, la deuxième équation (2.3b) combinée à la première (2.3a) donne lieu à l'équation elliptique linéaire en pression

$$-\operatorname{div}(\kappa\lambda(s)\nabla p) = q$$

pourvu que la saturation s soit connue, tandis que la seconde équation (2.3c) correspond à une équation hyperbolique non-linéaire en saturation pourvu que la vitesse $\mathbf{u}$ soit fixée. C'est d'ailleurs en exploitant la nature présumée de chacune des équations que les ingénieurs ont mis au point la plupart des schémas numériques.

Cette apparence « vertueuse » est pourtant trompeuse. Elle pourrait faire conclure hâtivement à la stabilité de la solution (si celle-ci existe), puisqu'une équation elliptique est stable et qu'il en va de même pour une équation hyperbolique. En réalité, à cause du couplage entre s et p , le système (2.3) est susceptible de développer des instabilités lorsque le rapport de mobilités M est suffisamment grand, appelé alors rapport de mobilités *défavorable*. Deux exemples concrets seront traités en §2.2.

2.1.2 Conditions aux limites et initiales

Au système intérieur (2.3), des conditions aux limites et initiales sont ajoutées pour avoir un système bien posé. La frontière $\partial\Omega$ est décomposée en deux parties vérifiant

$$\partial\Omega = \Gamma_D \cup \Gamma_N, \quad \Gamma_D \cap \Gamma_N = \emptyset.$$

Sur la partie Dirichlet Γ_D , une pression est donnée. Sur la partie Neumann Γ_N , un flux est spécifié. Autrement dit,

$$p = p^D, \quad \text{sur } \Gamma_D \times (0, T), \quad (2.8a)$$

$$\mathbf{u} \cdot \mathbf{n} = u^N, \quad \text{sur } \Gamma_N \times (0, T), \quad (2.8b)$$

$$s = s^E, \quad \text{si } \mathbf{u} \cdot \mathbf{n} < 0 \text{ sur } \partial\Omega \times (0, T), \quad (2.8c)$$

où $\mathbf{n}$ désigne la normale unitaire sortante au bord. La condition (2.8c), qui correspond à une entrée (E) de matière, est nécessaire compte tenu du caractère hyperbolique de l'équation en saturation. Bien entendu, dans le cas où $|\Gamma_D| = 0$, une condition de compatibilité doit être exigée [78]

$$\int_{\Omega} q + \oint_{\partial\Omega} u^N = 0, \quad (2.9)$$

et la pression p n'est alors déterminée qu'à une constante additive près.

À l'instant initial, le réservoir est supposé saturé d'huile. Cela signifie que la condition initiale est la suivante :

$$s(\cdot, t = 0) = 0 \quad \text{dans } \Omega. \quad (2.10)$$

Le système (2.3), (2.8), (2.10) est le premier modèle diphasique en milieu poreux à avoir été simulé numériquement [50]. En l'absence des termes sources, l'existence d'une solution faible (en un sens propre à chaque auteur) peut être établie sous des hypothèses convenables sur les données (également variables selon les auteurs) [3, 6, 65]. L'unicité a aussi été démontrée sous certaines conditions [5, 20, 66].

2.2 Analyse de stabilité en 1-D

Comme mentionné à la fin de §2.1.1, le système (2.3), (2.8), (2.10) peut contenir des instabilités intrinsèquement dues au couplage entre p et s . Ces instabilités se produisent lorsque le rapport de mobilités M dépasse un certain seuil critique. Ainsi, M apparaît comme une mesure de la raideur du problème.

La littérature regorge d'analyses théoriques corroborant cette assertion sur des modèles diphasiques voisins, y compris en 2-D voire 3-D axisymétrique [24, 26, 49, 53, 56, 58, 60, 79, 80, 98]. Néanmoins, quelques calculs vraiment rigoureux seront mis en avant relatifs au modèle (2.3), (2.8), (2.10). Ces calculs sont inspirés de ceux de Chavent et Jaffré [19, §I.V.2, 39–41] pour les modèles miscibles¹ 1-D. Leur transposition au cas immiscible semble n'avoir jamais été entreprise.



FIGURE 2.2 – Expérience d'injection en 1-D considérée dans l'analyse de stabilité.

Sur le domaine unidimensionnel $\Omega = (0, L)$, avec $L > 0$, la vitesse $\mathbf{u}$ se réduit à sa seule composante u . En l'absence des termes sources, le système (2.3), (2.8), (2.10) dégénère en

- équations intérieures :

$$u = -\kappa\lambda(s)\partial_x p, \quad (2.11a)$$

$$\partial_x u = 0, \quad (2.11b)$$

$$\phi \partial_t s + \partial_x(f(s)u) = 0, \quad (2.11c)$$

pour tout $(x, t) \in (0, L) \times (0, T)$.

- Conditions aux limites :

$$p(0, t) = p_e, \quad (2.12a)$$

$$p(L, t) = p_s, \quad (2.12b)$$

$$s(0, t) = 1, \quad (2.12c)$$

1. Dans un modèle miscible, la saturation s est remplacée par une concentration c ; les perméabilités relatives $\kappa_{r,\alpha}$ sont constantes mais les viscosités μ_α dépendent de c .

pour tout $t \in (0, T)$, où $p_e > p_s$ sont deux constantes indépendantes de t .

- Condition initiale :

$$s(x, 0) = 0 \quad (2.13)$$

pour tout $x \in (0, L)$.

L'équation (2.11b) implique que la vitesse u ne dépend que du temps, à savoir

$$u(x, t) = u(t).$$

En intégrant l'équation (2.11a) de 0 à L , il vient

$$p_e - p_s = u(t) \int_0^L \frac{dx}{\kappa \lambda(s(x, t))},$$

à partir de quoi

$$u(t) = \frac{\kappa(p_e - p_s)}{\int_0^L [\lambda(s(x, t))]^{-1} dx}. \quad (2.14)$$

Puisque $p_e > p_s$ par hypothèse, $u(t) > 0$ pour tout $t > 0$, ce qui justifie la condition d'entrée (2.12c) en saturation, qui n'est autre que (2.8c) avec $s^E = 1$.

L'idée essentielle de l'analyse est d'extraire de la solution de (2.11)–(2.13) une variable réelle $X(t)$ qui représente une position de front et qui est soumise à une équation différentielle de la forme

$$\frac{dX}{dt} = \Upsilon(X), \quad (2.15)$$

où $\Upsilon \in C^1([0, L]; \mathbb{R})$, tant que $X(t) \in (0, L)$. La notion de stabilité considérée est alors celle des perturbations linéaires, qui est précisée ci-dessous.

Définition 2.1. *L'évolution différentielle (2.15) est dite stable au sens des perturbations linéarisées si*

$$\Upsilon'(X) \leq 0 \quad \text{pour tout } X \in [0, L]. \quad (2.16a)$$

Elle est dite instable au sens des perturbations linéarisées si

$$\Upsilon'(X) > 0 \quad \text{pour tout } X \in [0, L]. \quad (2.16b)$$

REMARQUE 2.1. Contrairement à la définition habituelle pour un système dynamique [55], les conditions de signe (2.16) doivent être satisfaites en tout état $X \in [0, L]$ et pas seulement en un point stationnaire (qui n'existe pas ici). Ainsi, lorsque Υ' change de signe, il n'y a ni stabilité ni instabilité. $\square$

Voici un argument en faveur de cette notion. La donnée initiale X_0 est supposée légèrement perturbée et devient $X_0 + \delta X_0$. La nouvelle solution est $X + \delta X$. En retranchant (2.15) à

$$\frac{d(X + \delta X)}{dt} = \Upsilon(X + \delta X)$$

et en se contentant de l'approximation du premier ordre

$$\Upsilon(X + \delta X) - \Upsilon(X) \approx \Upsilon'(X) \delta X,$$

une équation différentielle linéaire (à coefficient variable en temps) est obtenue pour la perturbation, à savoir

$$\frac{d(\delta X)}{dt} \approx \Upsilon'(X) \delta X.$$

Cette équation s'intègre en

$$\delta X(t) = \delta X_0 \exp \int_0^t \Upsilon'(X(\varsigma)) d\varsigma.$$

Sous la condition (2.16a), $|\delta X(t)|$ décroît (au sens large) avec t . Sous la condition (2.16b), $|\delta X(t)|$ croît avec t : il y a alors une amplification de l'erreur.

Ce principe étant posé, la question est maintenant de savoir comment extraire une telle variable $X(t)$ du problème (2.11)–(2.13). Pour cela, il faut poursuivre sa résolution exacte. Sachant que la vitesse u ne dépend pas de x , il est possible de diviser (2.11c) par $u > 0$ pour obtenir

$$\frac{\Phi}{u(t)} \partial_t s + \partial_x f(s) = 0.$$

À ce stade, il est commode d'introduire le temps fictif τ tel que

$$d\tau = \frac{u(t)}{\Phi} dt, \quad \text{soit } \tau = \int_0^t \frac{u(\varsigma)}{\Phi} d\varsigma, \quad (2.17)$$

afin de se ramener à une loi de conservation scalaire strictement hyperbolique au sens classique [68, 89]. Cette dernière s'écrit

$$\partial_\tau \hat{s} + \partial_x f(\hat{s}) = 0 \quad (2.18)$$

moyennant le changement de fonction

$$\hat{s}(x, \tau) = s(x, t).$$

L'équation (2.18) est posée sur le domaine $(0, L)$ et s'accompagne de la condition de bord entrant

$$\hat{s}(0, \tau) = 1 \quad (2.19)$$

et de la condition initiale

$$\hat{s}(x, 0) = 0 \quad (2.20)$$

pour $0 < x < L$. Pour des temps $\tau > 0$ suffisamment petits, le système (2.18)–(2.20) peut être remplacé par un autre, lequel (2.18) est posé sur $\mathbb{R}$ tout entier et muni de la condition initiale

$$\hat{s}(x, 0) = \begin{cases} 1 & \text{si } x < 0, \\ 0 & \text{si } x > 0. \end{cases} \quad (2.21)$$

L'ensemble (2.18), (2.21) n'est autre qu'un problème de Riemann, dont la solution peut être explicitée [51]. La structure de cette solution dépend évidemment des paramètres m_α et M .

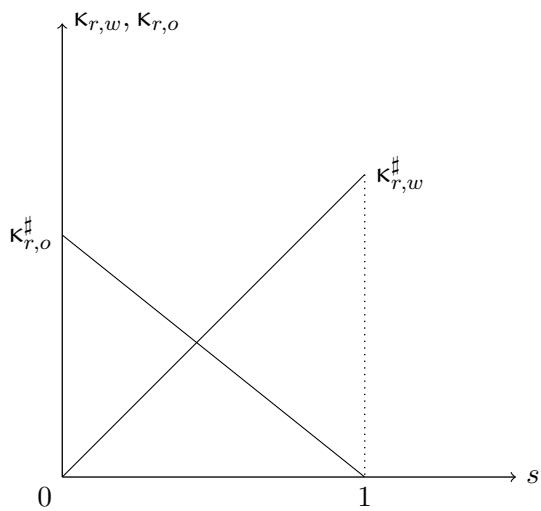


FIGURE 2.3 – Perméabilités relatives dans le cas $m_w = m_o = 1$.

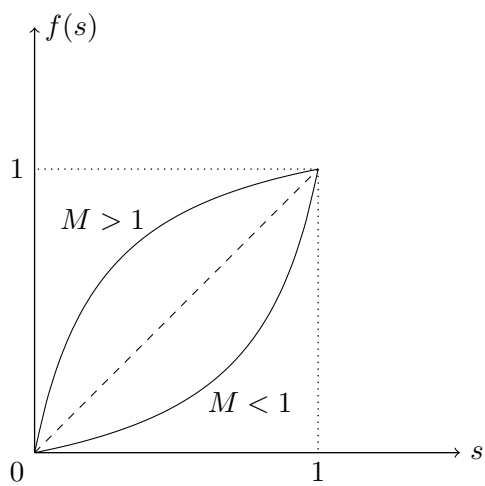


FIGURE 2.4 – Flux fractionnaire dans le cas $m_w = m_o = 1$.

2.2.1 Coefficients de Corey égaux à 1

Le cas $m_w = m_o = 1$ est le plus simple à traiter. Les perméabilités relatives sont alors linéaires. Le jargon métier parle de *kr en croix*, comme l'illustre la figure 2.3. Le flux fractionnaire, quant à lui, est égal à

$$f(s) = \frac{Ms}{Ms + (1 - s)}. \quad (2.22)$$

Cette fonction est tracée sur la figure 2.4. Elle est strictement convexe si $M < 1$, strictement concave si $M > 1$.

Théorème 2.1. *Soit $m_w = m_o = 1$. Pour des temps $t > 0$ suffisamment petits, la saturation $s(\cdot, t)$ de la solution du problème (2.11)–(2.13) a le profil suivant.*

1. Pour $M \leq 1$, il est composé d'un choc

$$s(x, t) = \begin{cases} 1 & \text{si } 0 < x < X(t), \\ 0 & \text{si } X(t) < x < L, \end{cases} \quad (2.23)$$

dont la position du front $X(t)$ vérifie $X(0) = 0$ et

$$\frac{dX}{dt} = \frac{\kappa\lambda(0)(p_e - p_s)}{\phi[L + (M^{-1} - 1)X]}. \quad (2.24)$$

Le choc dégénère en une discontinuité de contact se propageant à vitesse constante pour $M = 1$.

2. Pour $M > 1$, il est composé d'une détente

$$s(x, t) = \begin{cases} 1 & \text{si } 0 < x < Y(t), \\ (f')^{-1}(x/\sqrt{X(t)Y(t)}) & \text{si } Y(t) < x < X(t), \\ 0 & \text{si } X(t) < x < L, \end{cases} \quad (2.25)$$

dont les positions des fronts vérifient $X(0) = Y(0) = 0$ et

$$Y = M^{-2}X, \quad (2.26)$$

$$\frac{dX}{dt} = \frac{3M\kappa\lambda(0)(p_e - p_s)}{\phi[3L + (M^{-3} - 1)X]}. \quad (2.27)$$

Avant de faire la preuve de ce résultat, il faut préciser ce que signifie « t suffisamment petit » : cela signifie que le front $X(t)$ n'a pas encore atteint le bord droit $x = L$.

DÉMONSTRATION. Commençons par le cas $M \leq 1$. Le flux fractionnaire (2.22) étant convexe, la solution au problème de Riemann (2.18), (2.21) est un choc entre 1 (à gauche) et 0 (à droite) dont la position du front $\hat{X}(\tau) = X(t)$ se propage à la vitesse de Rankine-Hugoniot [51]

$$\frac{d\hat{X}}{d\tau} = \frac{f(1) - f(0)}{1 - 0} = 1$$

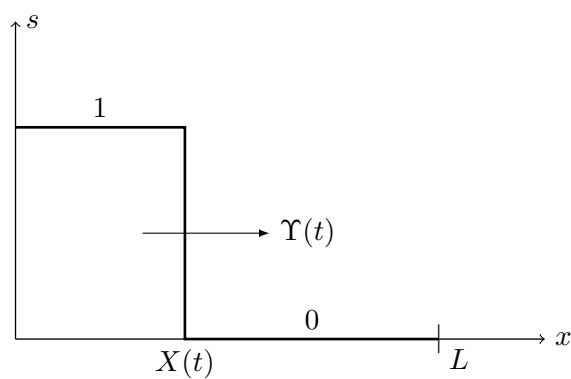


FIGURE 2.5 – $M \leq 1$: onde de choc ou discontinuité de contact.

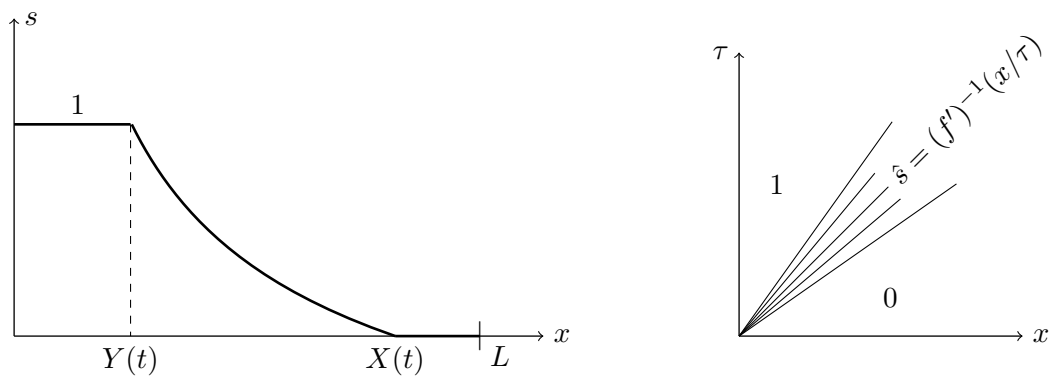


FIGURE 2.6 – $M > 1$: onde de détente, dans les plans (x, s) à gauche et (x, τ) à droite.

par rapport au temps fictif τ défini en (2.17). Il s'ensuit que

$$\frac{dX}{dt}(t) = \frac{d\tau}{dt}(t) \frac{d\hat{X}}{d\tau}(\tau) = \frac{u(t)}{\phi}. \quad (2.28)$$

Il reste à calculer $u(t)$ en fonction de $X(t)$. Pour cela, en revenant à la formule générale (2.14), l'intégrale au dénominateur est découpée en deux termes selon la structure de la solution (cf. figure 2.5). En d'autres termes,

$$u(t) = \frac{\kappa(p_e - p_s)}{\int_0^{X(t)} [\lambda(1)]^{-1} dx + \int_{X(t)}^L [\lambda(0)]^{-1} dx}.$$

Les intégrandes de chaque intégrale étant indépendante de la position, il vient que

$$u(t) = \frac{\kappa(p_e - p_s)}{[\lambda(1)]^{-1}X(t) + [\lambda(0)]^{-1}(L - X(t))} = \frac{\kappa\lambda(0)(p_e - p_s)}{M^{-1}X(t) + (L - X(t))}, \quad (2.29)$$

la dernière égalité découlant de $M = \lambda(1)/\lambda(0)$. En reportant (2.29) dans (2.28), il vient (2.24).

À présent, le cas $M > 1$ est considéré. Le flux fractionnaire (2.22) étant strictement concave, la solution est une détente qui démarre en $\hat{Y}(\tau) = Y(t)$ et qui s'arrête en $\hat{X}(\tau) = X(t)$. Ces positions avancent avec les vitesses

$$\frac{d\hat{Y}}{d\tau} = f'(1) = \frac{1}{M}, \quad \frac{d\hat{X}}{d\tau} = f'(0) = M$$

par rapport au temps fictif τ de (2.17). Comme $\hat{X}(0) = \hat{Y}(0) = 0$, par intégration, il vient

$$\hat{X}(\tau) = M\tau, \quad \hat{Y}(\tau) = M^{-1}\tau, \quad (2.30)$$

d'où la relation (2.26), ainsi que la possibilité de remplacer τ par $\sqrt{X(t)Y(t)}$ dans la détente (2.25). Cette équation est donnée en revenant au temps réel par

$$\frac{dX}{dt}(t) = \frac{Mu(t)}{\phi}. \quad (2.31)$$

Il reste à calculer $u(t)$ en fonction de $X(t)$. Comme avant, en revenant à la formule générale (2.14), l'intégrale au dénominateur est découpée en trois termes selon la structure de la solution (cf. figure 2.6). Cette opération est détaillée ci-après

$$\begin{aligned} \int_0^L \frac{dx}{\lambda(s(x, t))} &= \int_0^{Y(t)} \frac{dx}{\lambda(1)} + \int_{\hat{Y}(\tau)}^{\hat{X}(\tau)} \frac{dx}{\lambda((f')^{-1}(x/\tau))} + \int_{X(t)}^L \frac{dx}{\lambda(0)} \\ &= \frac{Y(t)}{\lambda(1)} + \tau \int_{1/M}^M \frac{d\xi}{\lambda((f')^{-1}(\xi))} + \frac{L - X(t)}{\lambda(0)} \end{aligned}$$

par le changement de variable $\xi = x/\tau$ dans l'intégrale du milieu et en vertu de (2.30). Puisque $Y = M^{-2}X$ et $\lambda(1) = M\lambda(0)$, cela donne encore

$$\int_0^L \frac{dx}{\lambda(s(x, t))} = \frac{M^{-3}X(t)}{\lambda(0)} + \tau \int_1^0 \frac{f''(v) dv}{\lambda(v)} + \frac{L - X(t)}{\lambda(0)}$$

après un deuxième changement de variable $v = (f')^{-1}(\xi)$. En y substituant

$$f''(v) = \frac{2M(1-M)}{[1+(M-1)v]^3}, \quad \lambda(s) = \lambda(0)[1+(M-1)v],$$

il vient

$$\int_0^L \frac{dx}{\lambda(s(x,t))} = \frac{1}{\lambda(0)} \left\{ L + (M^{-3} - 1)X(t) + \tau \int_1^0 \frac{2M(1-M)dv}{1+[(M-1)v+1]^4} \right\}. \quad (2.32)$$

Un troisième changement de variable $w = (M-1)v + 1$ permet d'évaluer la dernière intégrale comme

$$\int_1^0 \frac{2M(1-M)dv}{[(M-1)v+1]^4} = 2M \int_1^M \frac{dw}{w^4} = \frac{2}{3}M(1-M^{-3}).$$

En injectant cette valeur dans (2.32) et en remarquant que $\tau M = X(t)$, la vitesse s'exprime finalement par

$$u(t) = \frac{\kappa\lambda(0)(p_e - p_s)}{L + \frac{1}{3}(M^{-3} - 1)X(t)}. \quad (2.33)$$

En reportant (2.33) dans (2.31), le résultat souhaité (2.27) est obtenu. $\square$

Du Théorème 2.1, les conclusions suivantes sont tirées concernant la stabilité de la solution.

Corollaire 2.1. *Soit $m_w = m_o = 1$. Alors,*

1. *Pour $M \leq 1$, la solution du problème (2.11)–(2.13) est stable au sens de la Définition 2.1.*
2. *Pour $M > 1$, elle est instable au sens de cette même Définition.*

DÉMONSTRATION. Pour $M \leq 1$, la position du front $X(t)$ obéit à une équation différentielle de la forme (2.15), avec $\Upsilon(t)$ donné par le second membre de (2.24). La dérivée

$$\Upsilon'(X) = (1 - M^{-1}) \frac{\kappa\lambda(0)(p_e - p_s)}{\Phi[L + (M^{-1} - 1)X]^2}$$

est du même signe que $1 - M$, lequel est négatif ou nul pour $M \leq 1$.

Pour $M > 1$, la position du front $X(t)$ obéit à une équation différentielle de la forme (2.15), avec $\Upsilon(t)$ donné par le second membre de (2.27). La dérivée

$$\Upsilon'(X) = (1 - M^{-3}) \frac{3M\kappa\lambda(0)(p_e - p_s)}{\Phi[3L + (M^{-3} - 1)X]^2}$$

est du même signe que $1 - M^{-3}$, lequel est strictement positif pour $M > 1$. $\square$

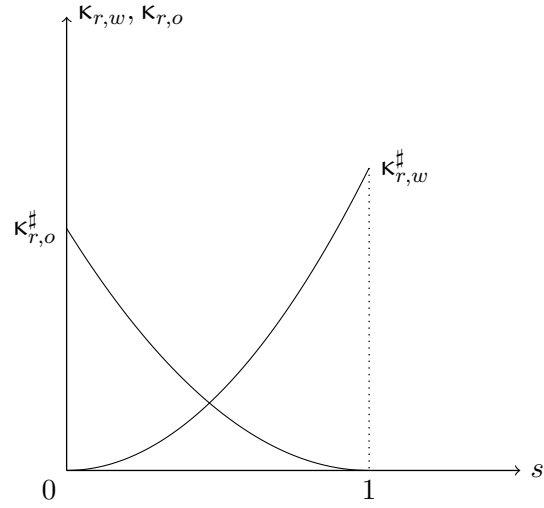


FIGURE 2.7 – Perméabilités relatives dans le cas $m_w = m_o = 2$.

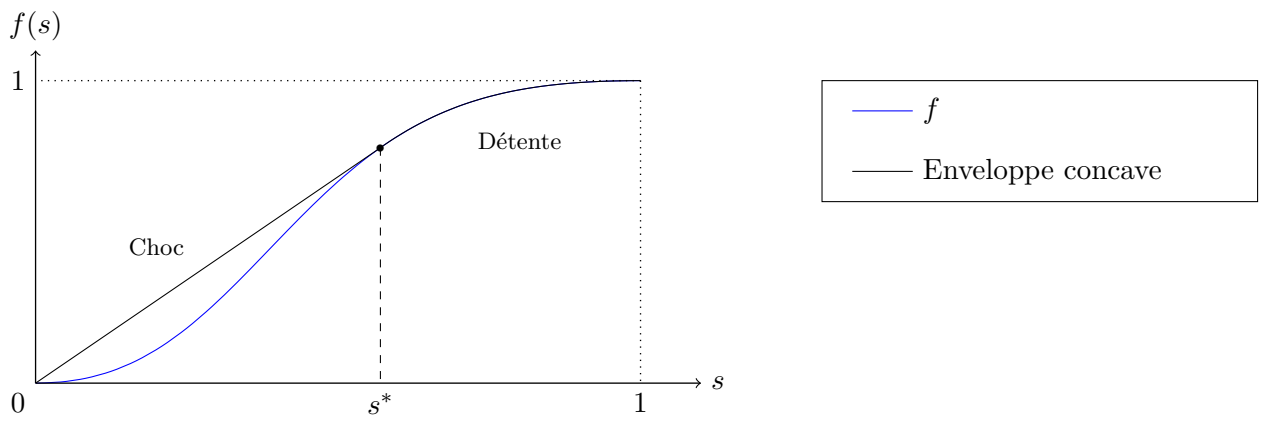


FIGURE 2.8 – Flux fractionnaire et enveloppe concave dans le cas $m_w = m_o = 2$.

2.2.2 Coefficients de Corey égaux à 2

Le cas $m_w = m_o = 2$ est un peu plus lourd mais reste faisable. Les perméabilités relatives sont quadratiques, représentées sur la figure 2.7. Le flux fractionnaire, quant à lui, s'écrit

$$f(s) = \frac{Ms^2}{Ms^2 + (1-s)^2}. \quad (2.34)$$

Cette fonction, tracée sur la figure 2.8, comporte une partie convexe suivie d'une partie concave. Un point particulier de ce graphe mérite une attention particulière : c'est le *point de Welge*

$$s^* = \frac{1}{\sqrt{M+1}}. \quad (2.35)$$

En effet, la tangente en $(s^*, f(s^*))$ au graphe passe par l'origine $(0,0)$, coïncidant ainsi avec la partie de l'enveloppe concave qui se trouve strictement au-dessus du graphe.

Théorème 2.2. *Soit $m_w = m_o = 2$. Pour des temps $t > 0$ suffisamment petits, le profil de la saturation $s(\cdot, t)$ de la solution du problème (2.11)–(2.13) est composé d'une détente suivie d'un choc. Il est donné par*

$$s(x, t) = \begin{cases} (f')^{-1}(xf'(s^*)/X(t)) & \text{si } 0 < x < X(t), \\ 0 & \text{si } X(t) < x < L, \end{cases} \quad (2.36)$$

où la position $X(t)$ du front de choc vérifie $X(0) = 0$ et

$$\frac{dX}{dt} = \frac{f'(s^*)\kappa\lambda(0)(p_e - p_s)}{\phi[L + (\mathfrak{I}(M) - 1)X]}, \quad (2.37a)$$

avec

$$\mathfrak{I}(M) = \frac{4M}{1 + \sqrt{M+1}} \int_1^{1/\sqrt{M+1}} \frac{2(M+1)v^3 - 3(M+1)v^2 + 1}{[Mv^2 + (1-v)^2]^4} dv. \quad (2.37b)$$

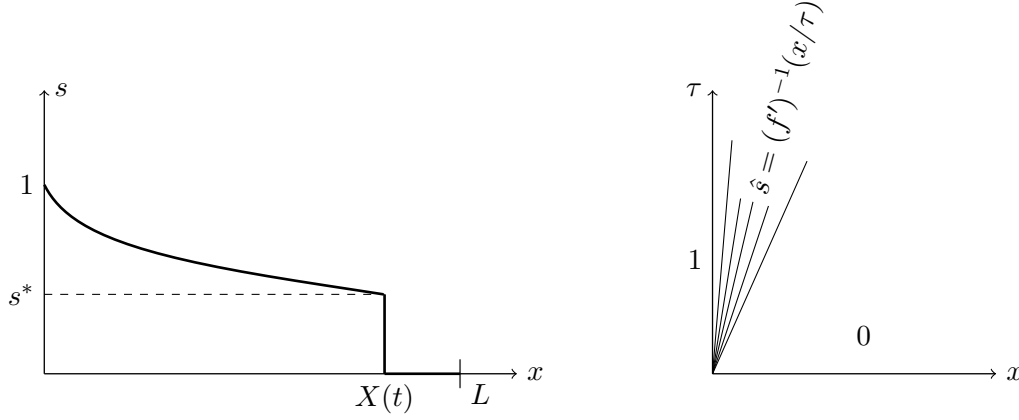
DÉMONSTRATION. À cause de la forme du flux fractionnaire (2.34) décrite plus haut, la solution du problème de Riemann (2.18), (2.21) est la succession d'une détente entre 1 et s^* et d'un choc entre s^* et 0. Elle s'écrit

$$\hat{s}(x, \tau) = \begin{cases} 1 & \text{si } x < f'(1) = 0, \\ (f')^{-1}(x/\tau) & \text{si } 0 < x < \hat{X}(\tau), \\ 0 & \text{si } x > \hat{X}(\tau), \end{cases}$$

avec la définition $\hat{X}(\tau) = f'(s^*)\tau = X(t)$. De (2.17), il suit que

$$\frac{dX}{dt}(t) = f'(s^*) \frac{d\tau}{dt}(t) = \frac{f'(s^*)u(t)}{\phi}. \quad (2.38)$$

Il faut calculer $u(t)$ en fonction de $X(t)$. Dans la formule générale (2.14), l'intégrale au dénominateur est découpée en deux termes selon la structure de la solution (cf. figure 2.9).


 FIGURE 2.9 – Détente-choc dans les plans (x, s) à gauche et (x, τ) à droite.

Cette opération est détaillée ici. L'intégrale vaut

$$\begin{aligned} \int_0^L \frac{dx}{\lambda(s(x, t))} &= \int_0^{\hat{X}(\tau)} \frac{dx}{\lambda((f')^{-1}(x/\tau))} + \int_{X(t)}^L \frac{dx}{\lambda(0)} \\ &= \tau \int_0^{f(s^*)} \frac{d\xi}{\lambda((f')^{-1}(\xi))} + \frac{L - X(t)}{\lambda(0)}, \end{aligned}$$

la dernière égalité résultant du changement de variable $\xi = x/\tau$. Un deuxième changement de variable $v = (f')^{-1}(\xi)$, licite sur l'intervalle considéré, mène à

$$\begin{aligned} \int_0^L \frac{dx}{\lambda(s(x, t))} &= \tau \int_1^{s^*} \frac{f''(v) dv}{\lambda(v)} + \frac{L - X(t)}{\lambda(0)} \\ &= \frac{1}{\lambda(0)} \left\{ \frac{X(t)}{f'(s^*)} \int_1^{s^*} \frac{f''(v) dv}{Mv^2 + (1-v)^2} + L - X(t) \right\}, \end{aligned}$$

où la relation $\lambda(v) = \lambda(0)[Mv^2 + (1-v)^2]$ est utilisée. En y injectant

$$f''(s) = 2M \frac{(M+1)(2s-3)s^2+1}{[Ms^2+(1-s)^2]^3}, \quad f'(s^*) = \frac{1+\sqrt{M+1}}{2},$$

l'intégrale devient

$$\int_0^L \frac{dx}{\lambda(s(x, t))} = \frac{1}{\lambda(0)} [L + (\mathfrak{I}(M) - 1)X(t)],$$

avec $\mathfrak{I}(M)$ introduit en (2.37b). Par conséquent,

$$u(t) = \frac{\kappa \lambda(0) (p_e - p_s)}{L + (\mathfrak{I}(M) - 1)X(t)}. \quad (2.39)$$

En reportant (2.39) dans (2.38), le résultat (2.37a) est établi. $\square$

Du Théorème 2.2, les conclusions suivantes sont tirées concernant la stabilité de la solution.

Corollaire 2.2. Soit $m_w = m_o = 2$ et soit $M^\sharp$ l'unique réel positif tel que

$$1 - \mathfrak{I}(M^\sharp) = 0. \quad (2.40)$$

Une approximation décimale à 10^{-6} près de ce nombre est $M^\sharp \approx 1.653626$. Alors,

1. Pour $M \leq M^\sharp$, la solution du problème (2.11)–(2.13) est stable au sens de la Définition 2.1.
2. Pour $M > M^\sharp$, elle est instable au sens de cette même Définition.

DÉMONSTRATION. La position du front $X(t)$ obéit à une équation différentielle de la forme (2.15), avec $\Upsilon(t)$ donné par le second membre de (2.37a). La dérivée

$$\Upsilon'(X) = (1 - \mathfrak{I}(M)) \frac{f'(s^*) \kappa \lambda(0) (p_e - p_s)}{\phi[L + (\mathfrak{I}(M) - 1)X]^2}$$

est manifestement du même signe que $1 - \mathfrak{I}(M)$.

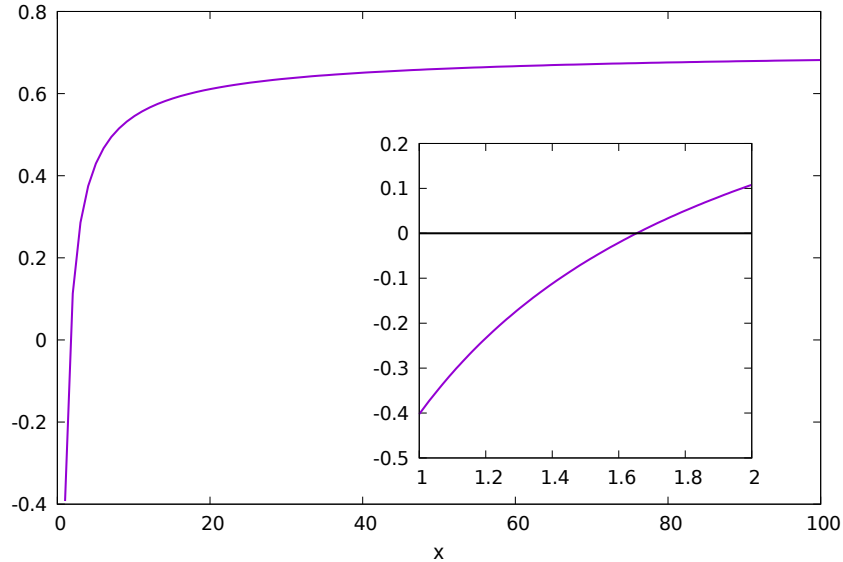


FIGURE 2.10 – Graphe de la fonction $M \mapsto 1 - \mathfrak{I}(M)$ donnant le signe de Υ' .

à l'aide d'un logiciel de calcul formel, la fonction $M \mapsto 1 - \mathfrak{I}(M)$ peut être étudiée. Son graphe est représentée sur la figure 2.10. Elle est croissante, avec d'abord des valeurs négatives puis des valeurs positives à la traversée de $M^\sharp$, dont une approximation décimale est trouvée par dichotomie. $\square$

Une conjecture naturelle est que pour tout couple $(m_w, m_o) \in [1, +\infty)^2$ d'exposants de Corey, il existe une constante $M^\sharp(m_w, m_o) > 0$ telle que, au sens de la Définition 2.1, le système (2.11)–(2.13) soit stable pour $M \leq M^\sharp(m_w, m_o)$ et instable pour $M > M^\sharp(m_w, m_o)$. À part $M^\sharp(1, 1) = 1$ et $M^\sharp(2, 2) \approx 1.653626$, aucune autre valeur n'est connue.

REMARQUE 2.2. En marge des calculs précédents, une manière plus intuitive de comprendre l'origine des instabilités de (2.11)–(2.13) est la suivante. Si la vitesse u , même

variable en temps, est connue exactement dans l'équation de transport

$$\partial_t s + \partial_x(f(s)u) = 0,$$

alors la saturation s sera effectivement stable grâce à l'hyperbolicité stricte. Cependant, en vertu des autres équations

$$u = -\kappa\lambda(s)\partial_x p, \quad \partial_x u = 0,$$

toute erreur en s provoque une erreur en p et en u . L'erreur en u se répercute dès lors dans l'équation de transport, ce qui invalide la vision « découplée » en matière de stabilité. $\square$

2.3 Schéma de référence 5P

Après ce détour en 1-D, le problème modèle (2.3), (2.8), (2.10) en 2-D est étudié. Cette section présente le schéma numérique institué comme référence pour la comparaison avec les nouveaux schémas développés plus tard. Il s'agit d'une méthode de résolution couramment utilisée en simulation de réservoir. Elle combine deux ingrédients, à savoir :

- une discrétisation en temps implicite par rapport à la pression, explicite par rapport à la saturation (IMPES) ;
- une discrétisation en espace qui en langage moderne est qualifiée de volumes finis (VF) avec un flux à deux points (TPFA), mais qui par héritage historique est surnommée *schéma à cinq points* (5P) par les ingénieurs.

2.3.1 Discrétisation en temps

Sur l'intervalle temporel de simulation $[0, T]$, avec $T > 0$, une suite finie croissante de réels positifs est considérée telle que

$$0 = t^0 < t^1 < \dots < t^N = T.$$

La durée

$$\Delta t^n = t^{n+1} - t^n$$

entre deux instants consécutifs est le *pas de temps* courant. À chaque instant t^n , les champs exacts $(s(\cdot, t^n), p(\cdot, t^n), \mathbf{u}(\cdot, t^n))$ de la variable spatiale $\mathbf{x} \in \Omega$ sont approximés par des champs approchés $(s^n(\cdot), p^n(\cdot), \mathbf{u}^n(\cdot))$. En oubliant provisoirement les conditions de bord (2.8), le système (2.3) avance en temps par

$$\mathbf{u}^{n+1} = -\kappa\lambda(s^n)\nabla p^{n+1}, \quad (2.41a)$$

$$\operatorname{div} \mathbf{u}^{n+1} = q^{n+1}, \quad (2.41b)$$

$$\phi \frac{s^{n+1} - s^n}{\Delta t^n} + \operatorname{div}(f(s^n)\mathbf{u}^{n+1}) = q_w^{n+1}. \quad (2.41c)$$

La résolution effective de (2.41) se déroule en trois étapes successives, énumérées ci-après en réincorporant les conditions de bord.

1. Connaissant s^n , résoudre le problème elliptique

$$-\operatorname{div}(\kappa\lambda(s^n)\nabla p^{n+1}) = q^{n+1}, \quad \text{dans } \Omega, \quad (2.42a)$$

$$p^{n+1} = p^D, \quad \text{sur } \Gamma_D, \quad (2.42b)$$

$$-\kappa\lambda(s^n)\nabla p^{n+1} \cdot \mathbf{n} = u^N, \quad \text{sur } \Gamma_N, \quad (2.42c)$$

pour déterminer p^{n+1} .

2. Connaissant p^{n+1} , reconstruire la vitesse

$$\mathbf{u}^{n+1} = -\kappa\lambda(s^n)\nabla p^{n+1}. \quad (2.43)$$

3. Connaissant $\mathbf{u}^{n+1}$, résoudre l'équation de transport

$$\phi \frac{s^{n+1} - s^n}{\Delta t^n} + \operatorname{div}(f(s^n)\mathbf{u}^{n+1}) = q_w^{n+1}, \quad \text{dans } \Omega, \quad (2.44a)$$

$$s^{n+1} = s^E, \quad \text{si } \mathbf{u}^{n+1} \cdot \mathbf{n} < 0 \text{ sur } \partial\Omega, \quad (2.44b)$$

pour obtenir s^{n+1} .

La semi-discrétisation (2.41) est traditionnellement appelée IMPES [9, 27], pour *Implicit Pressure, Explicit Saturation*. Elle prolonge au niveau semi-discret la philosophie de découplage déjà instaurée au niveau continu par la formulation en flux fractionnaire. Il est important de signaler que, compte tenu de la forme (2.7a) pour la source totale, le terme q^{n+1} au second membre de (2.41b) ne fait pas intervenir s^{n+1} et préserve donc le découplage. Quant au terme q_w^{n+1} dont la forme est donnée par (2.7b), elle contient bien $s_{X_L}^{n+1}$ et confère au transport (2.41c) un caractère implicite. Toutefois, celui-ci est « local » et peut être pris en compte maille par maille (après discrétisation en espace). Il n'y a donc pas de système global en s à résoudre.

REMARQUE 2.3. Un inconvénient avec le traitement IMPES est qu'il nécessite une condition de stabilité de type CFL [31], ce qui oblige à travailler avec de « petits » pas de temps [28]. Une telle condition sera explicitée en §2.3.2. $\square$

REMARQUE 2.4. Il est des situations où les ingénieurs réservoir souhaitent s'affranchir de toute restriction sur le pas de temps. À cette fin, ils sont amenés à implicitiser la saturation dans l'équation de transport, ce qui conduit à

$$\mathbf{u}^{n+1} = -\kappa\lambda(s^n)\nabla p^{n+1}, \quad (2.45a)$$

$$\operatorname{div} \mathbf{u}^{n+1} = q^{n+1}, \quad (2.45b)$$

$$\phi \frac{s^{n+1} - s^n}{\Delta t^n} + \operatorname{div}(f(s^{n+1})\mathbf{u}^{n+1}) = q_w^{n+1}. \quad (2.45c)$$

La semi-discrétisation (2.45) est appelée IMPIMS [44, 83], pour *Implicit Pressure, IMPLICIT Saturation*. Naturellement, le prix à payer pour cette liberté est une plus grande diffusion numérique sur s . $\square$

2.3.2 Discrétisation en espace

Le domaine est restreint à être maillé par des rectangles uniformes. À première vue, cela peut paraître « archaïque » à l'heure où d'abondantes méthodes numériques ont fait leur preuve en maillages généraux non-structurés et où IFPEN a beaucoup investi dans certaines d'entre elles [2, 52, 96, 99]. Cela étant, il faut savoir qu'en ingénierie de réservoir, la plupart des simulations tournent sur ce type de maillages car ce sont les mieux adaptés aux expériences envisagées. C'est d'ailleurs seulement en maillage cartésien rectangulaire que la question de l'effet d'orientation a un sens !

Maillage et notations

À la place de notations habituellement employées en volumes finis [41], celles à deux indices provenant des différences finies sont adoptées, celles-ci se prêtant mieux à l'analyse d'erreur des chapitres suivants.

Le domaine $\Omega \subset \mathbb{R}^2$ est supposé être un rectangle de longueur $L_x > 0$ et de largeur $L_y > 0$. Il est découpé en une grille régulière de $N_x \times N_y$ cellules rectangulaires, où N_x et N_y sont deux entiers positifs. Chaque cellule ou *maille* est donc un rectangle de longueur Δx et de largeur Δy , avec

$$\Delta x = \frac{L_x}{N_x}, \quad \Delta y = \frac{L_y}{N_y}.$$

Elle est identifiée par un couple d'indices $(i, j) \in \{1, \dots, N_x\} \times \{1, \dots, N_y\}$. Le centre de la maille $\mathcal{M}_{i,j}$ est noté $\mathbf{x}_{i,j} = (x_i, y_j)$. Sa surface vaut

$$|\mathcal{M}_{i,j}| = \Delta x \Delta y. \quad (2.46)$$

Les relations entre les coordonnées des mailles sont $x_{i+1} - x_i = \Delta x$ pour tout $i \in \{1, \dots, N_x - 1\}$ et $y_{j+1} - y_j = \Delta y$ pour tout $j \in \{1, \dots, N_y - 1\}$.

Maintenant (cf. figure 2.11), les abscisses des arêtes verticales sont définies par

$$x_{1/2} = x_1 - \frac{\Delta x}{2}, \quad x_{i+1/2} = \frac{x_i + x_{i+1}}{2}, \quad x_{N_x+1/2} = x_{N_x} + \frac{\Delta x}{2}$$

pour $i \in \{1, \dots, N_x - 1\}$, ainsi que les ordonnées des arêtes horizontales par

$$y_{1/2} = y_1 - \frac{\Delta y}{2}, \quad y_{j+1/2} = \frac{y_j + y_{j+1}}{2}, \quad y_{N_y+1/2} = y_{N_y} + \frac{\Delta y}{2}$$

pour $j \in \{1, \dots, N_y - 1\}$. Soient $\mathbf{x}_{i+1/2,j} = (x_{i+1/2}, y_j)$ les centres des arêtes verticales pour $i \in \{0, \dots, N_x\}$. À chaque point $\mathbf{x}_{i+1/2,j}$, un vecteur normal unitaire $\mathbf{n}_{i+1/2,j}$ dirigé horizontalement et orienté de gauche à droite est attaché. De même, soient $\mathbf{x}_{i,j+1/2} = (x_i, y_{j+1/2})$ les centres des arêtes horizontales pour $j \in \{0, \dots, N_y\}$. À chaque point $\mathbf{x}_{i,j+1/2}$, un vecteur normal unitaire $\mathbf{n}_{i,j+1/2}$ dirigé verticalement et orienté de bas en haut² est attaché.

Les inconnues $(s_{i,j}^n, p_{i,j}^n)$ sont localisées au centre $\mathbf{x}_{i,j}$ de chaque maille $\mathcal{M}_{i,j}$, qui peuvent être vues comme une approximation de la moyenne de (s^n, p^n) sur $\mathcal{M}_{i,j}$ (en volumes finis) ou une approximation de la valeur ponctuelle de (s^n, p^n) en $\mathbf{x}_{i,j}$ (en différences finies).

2. Il convient de faire attention ici à la convention d'orientation : $\mathbf{n}_{i+1/2,j}$ est une normale sortante de $\mathcal{M}_{i,j}$, mais une normale entrante pour $\mathcal{M}_{i+1,j}$.

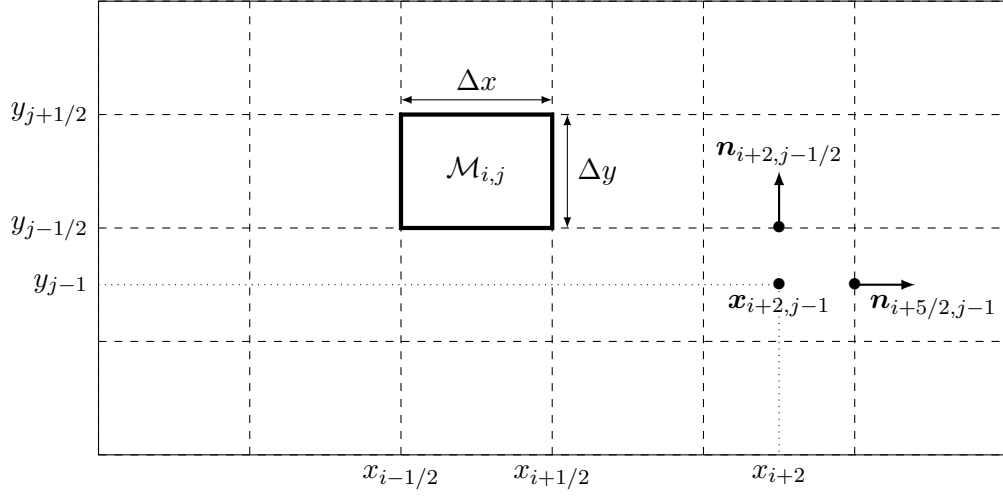


FIGURE 2.11 – Entités définies sur un maillage rectangulaire uniforme.

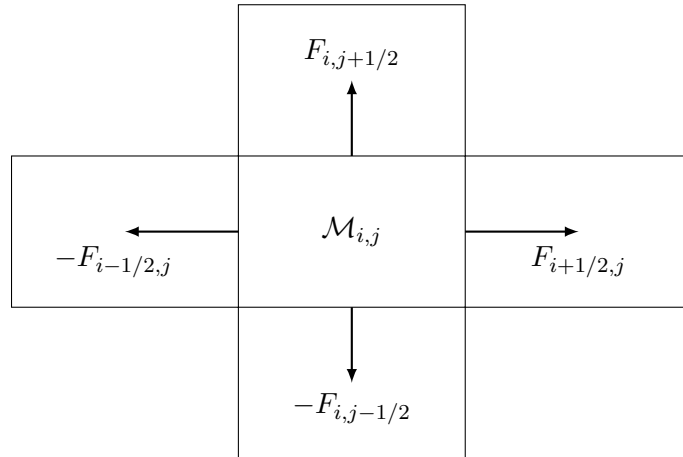


FIGURE 2.12 – Bilan de flux sur la maille $\mathcal{M}_{i,j}$ dans le schéma 5P.

Résolution de l'équation en pression

En intégrant (2.42a) sur $\mathcal{M}_{i,j}$, il vient

$$\int_{\mathcal{M}_{i,j}} -\operatorname{div}(\kappa\lambda(s^n)\nabla p) \, dx \, dy = \int_{\mathcal{M}_{i,j}} q^{n+1} \, dx \, dy.$$

Par la formule de Green-Ostrogradski, l'intégrale au premier membre est transformée en une intégrale sur le bord de maille $\partial\mathcal{M}_{i,j}$. En décomposant ce bord rectangulaire en ses quatre arêtes, cette équation devient

$$\begin{aligned} & - \int_{y_{j-1/2}}^{y_{j+1/2}} \kappa\lambda(s^n) \nabla p \cdot \mathbf{n}_{i+1/2,j}(x_{i+1/2}, y) \, dy + \int_{y_{j-1/2}}^{y_{j+1/2}} \kappa\lambda(s^n) \nabla p \cdot \mathbf{n}_{i-1/2,j}(x_{i-1/2}, y) \, dy \\ & - \int_{x_{i-1/2}}^{x_{i+1/2}} \kappa\lambda(s^n) \nabla p \cdot \mathbf{n}_{i,j+1/2}(x, y_{j+1/2}) \, dx + \int_{x_{i-1/2}}^{x_{i+1/2}} \kappa\lambda(s^n) \nabla p \cdot \mathbf{n}_{i,j-1/2}(x, y_{j-1/2}) \, dx \\ & = \int_{\mathcal{M}_{i,j}} q^{n+1} \, dx \, dy. \end{aligned} \quad (2.47)$$

Il s'agit du bilan de flux vérifié au niveau continu en espace sur chaque maille $\mathcal{M}_{i,j}$. L'idée du schéma 5P est de stipuler une version discrète de (2.47) sous la forme

$$F_{i+1/2,j} - F_{i-1/2,j} + F_{i,j+1/2} - F_{i,j-1/2} = \Delta x \Delta y q_{i,j}^{n+1}, \quad (2.48)$$

dans laquelle les flux $F_{i\pm 1/2,j}$ et $F_{i,j\pm 1/2}$ sont à proposer. Il est intéressant de constater qu'un flux intérieur apparaît deux fois, une fois dans le bilan d'une certaine maille et une autre fois dans celui d'une maille voisine, avec le signe opposé. Cette structure garantit automatiquement la conservativité locale (cf. figure 2.12).

Le flux le plus simple est celui dit « à deux points » (TPFA, pour *two-point flux approximation*). En maillage 2-D cartésien, il est aussi appelé « schéma à cinq points » (5P) d'après le nombre de points dans le stencil d'une maille. Il consiste à prendre

$$F_{i+1/2,j} = \kappa\lambda_{i+1/2,j}^n \frac{\Delta y}{\Delta x} (p_{i+1,j}^{n+1} - p_{i,j}^{n+1}), \quad (2.49a)$$

$$F_{i,j+1/2} = \kappa\lambda_{i,j+1/2}^n \frac{\Delta x}{\Delta y} (p_{i,j+1}^{n+1} - p_{i,j}^{n+1}), \quad (2.49b)$$

avec deux possibilités concernant la valeur de λ sur les arêtes :

- moyenne harmonique [37, 41]

$$\lambda_{i+1/2,j}^n = \frac{2\lambda(s_{i,j}^n)\lambda(s_{i+1,j}^n)}{\lambda(s_{i,j}^n) + \lambda(s_{i+1,j}^n)}, \quad \lambda_{i,j+1/2}^n = \frac{2\lambda(s_{i,j}^n)\lambda(s_{i,j+1}^n)}{\lambda(s_{i,j}^n) + \lambda(s_{i,j+1}^n)}; \quad (2.50)$$

- décentrement simple amont [45, 88]

$$\lambda_{i+1/2,j}^n = \begin{cases} \lambda(s_{i,j}^n) & \text{si } p_{i,j}^n \geq p_{i+1,j}^n, \\ \lambda(s_{i+1,j}^n) & \text{sinon,} \end{cases} \quad (2.51a)$$

$$\lambda_{i,j+1/2}^n = \begin{cases} \lambda(s_{i,j}^n) & \text{si } p_{i,j}^n \geq p_{i,j+1}^n, \\ \lambda(s_{i,j+1}^n) & \text{sinon.} \end{cases} \quad (2.51b)$$

REMARQUE 2.5. Les flux numériques (2.49) sont *consistants* avec leurs homologues continus dans le bilan exact (2.47), du fait de l'orthogonalité entre l'arête et la droite reliant les centres de deux mailles voisines. En maillage quelconque, ceci est en général faux. $\square$

Les formules (2.49) sont valides pour les arêtes intérieures. Lorsqu'une maille touche un bord du domaine, elles doivent être modifiées pour prendre en compte les conditions aux limites (2.8). Par simplicité, chaque arête de bord est supposée incluse entièrement soit dans Γ_D soit dans Γ_N . Dès lors, les flux horizontaux au bord gauche sont

$$F_{1/2,j} = \begin{cases} \kappa \lambda_{1/2,j}^n \frac{\Delta y}{\Delta x/2} (p_{1,j}^{n+1} - p_{1/2,j}^D) & \text{si } |\mathcal{M}_{1,j} \cap \Gamma_D| \neq 0, \\ u_{1/2,j}^N \Delta y & \text{si } |\mathcal{M}_{1,j} \cap \Gamma_N| \neq 0, \end{cases} \quad (2.52)$$

où $\lambda_{1/2,j}^n$ peut être pris égal à : (1) $\lambda(s_{1,j}^n)$ tout court ; (2) la moyenne harmonique entre $\lambda(s_{1,j}^n)$ et $\lambda(1)$; (3) le décentrement simple amont entre $\lambda(s_{1,j}^n)$ et $\lambda(1)$. Les flux horizontaux au bord droit $F_{N_x+1/2,j}$ s'écrivent de manière analogue. Les flux verticaux au bord inférieur sont

$$F_{i,1/2} = \begin{cases} \kappa \lambda_{i,1/2}^n \frac{\Delta x}{\Delta y/2} (p_{i,1}^{n+1} - p_{i,1/2}^D), & \text{si } |\mathcal{M}_{i,1} \cap \Gamma_D| \neq 0, \\ u_{i,1/2}^N \Delta x & \text{si } |\mathcal{M}_{i,1} \cap \Gamma_N| \neq 0, \end{cases} \quad (2.53)$$

où $\lambda_{i,1/2}^n$ peut être pris égal à : (1) $\lambda(s_{i,1}^n)$ tout court ; (2) la moyenne harmonique entre $\lambda(s_{i,1}^n)$ et $\lambda(1)$; (3) le décentrement simple amont entre $\lambda(s_{i,1}^n)$ et $\lambda(1)$. Les flux verticaux au bord supérieur $F_{i,N_y+1/2}$ s'écrivent de manière analogue.

Soit $\mathcal{N} = N_x N_y$ le nombre de cellules du maillage. En assemblant tous les bilans discrets (2.48) avec les flux (2.49), (2.52), (2.53), un système linéaire est obtenu, de la forme

$$\mathbf{A}^n \mathbf{p}^{n+1} = \mathbf{b}^{n+1}, \quad (2.54)$$

dans lequel $\mathbf{A}^n$ est une matrice $\mathcal{N} \times \mathcal{N}$ symétrique, définie positive tant que $|\Gamma_D| > 0$, $\mathbf{p}^{n+1} \in \mathbb{R}^{\mathcal{N}}$ est un vecteur contenant les pressions des mailles, et $\mathbf{b} \in \mathbb{R}^{\mathcal{N}}$ est un vecteur regroupant les valeurs des conditions aux limites ainsi que les termes sources de puits. La résolution de ce système linéaire se fait par un solveur disponible « sur étagère ».

Résolution de l'équation en saturation

La pression p^{n+1} ayant été calculée après résolution de (2.54), la vitesse $\mathbf{u}$ n'est en fait pas à reconstruire complètement comme cela était annoncé — par facilité de présentation — en (2.43). En pratique, il suffit d'évaluer les flux F qui apparaissent dans (2.48) car ce sont eux qui interviennent véritablement dans l'étape suivante.

En intégrant (2.41c) sur $\mathcal{M}_{i,j}$, il vient

$$\int_{\mathcal{M}_{i,j}} \phi \frac{s^{n+1} - s^n}{\Delta t^n} dx dy + \int_{\mathcal{M}_{i,j}} \operatorname{div}(f(s^n) \mathbf{u}^{n+1}) dx dy = \int_{\mathcal{M}_{i,j}} q_w^{n+1} dx dy.$$

Par la formule de Green-Ostrogadski, la deuxième intégrale est transformée en une intégrale sur le contour $\partial \mathcal{M}_{i,j}$. En décomposant ce bord rectangulaire en ses quatre arêtes,

cette équation devient

$$\begin{aligned}
 \int_{\mathcal{M}_{i,j}} \phi \frac{s^{n+1} - s^n}{\Delta t^n} dx dy &+ \int_{y_{j-1/2}}^{y_{j+1/2}} f(s^n) \mathbf{u}^{n+1} \cdot \mathbf{n}_{i+1/2,j}(x_{i+1/2}, y) dy \\
 &- \int_{y_{j-1/2}}^{y_{j+1/2}} f(s^n) \mathbf{u}^{n+1} \cdot \mathbf{n}_{i-1/2,j}(x_{i-1/2}, y) dy \\
 &+ \int_{x_{i-1/2}}^{x_{i+1/2}} f(s^n) \mathbf{u}^{n+1} \cdot \mathbf{n}_{i,j+1/2}(x, y_{j+1/2}) dx \\
 &- \int_{x_{i-1/2}}^{x_{i+1/2}} f(s^n) \mathbf{u}^{n+1} \cdot \mathbf{n}_{i,j-1/2}(x, y_{j+1/2}) dx \\
 &= \int_{\mathcal{M}_{i,j}} q_w^{n+1} dx dy.
 \end{aligned} \tag{2.55}$$

Cette relation au niveau spatialement continu suggère la mise à jour discrète

$$\begin{aligned}
 \Delta x \Delta y \phi \frac{s_{i,j}^{n+1} - s_{i,j}^n}{\Delta t^n} &+ (f(s)F)_{i+1/2,j} - (f(s)F)_{i-1/2,j} \\
 &+ (f(s)F)_{i,j+1/2} - (f(s)F)_{i,j-1/2} = \Delta x \Delta y q_{w;i,j}^{n+1},
 \end{aligned} \tag{2.56}$$

où

$$(f(s)F)_{i+1/2,j} = f(s_{i,j}^n) [F_{i+1/2,j}]^+ + f(s_{i+1,j}^n) [F_{i+1/2,j}]^-, \tag{2.57a}$$

$$(f(s)F)_{i,j+1/2} = f(s_{i,j}^n) [F_{i,j+1/2}]^+ + f(s_{i,j+1}^n) [F_{i,j+1/2}]^-, \tag{2.57b}$$

expriment le décentrement amont de $f(s)$ selon l'écoulement indiqué par le signe de F , avec les notations

$$[F]^+ = \max(0, F), \quad [F]^- = \min(0, F)$$

pour la partie positive et la partie négative d'un nombre réel $F \in \mathbb{R}$.

Les formules (2.57) sont valides pour les arêtes intérieures. Elles doivent être amendées à l'approche des bords pour prendre en compte la condition d'entrée éventuelle de l'eau (2.8c). Les flux d'eau gauche et inférieur s'écrivent ainsi

$$(f(s)F)_{1/2,j} = f(s_{1/2,j}^E) [F_{1/2,j}]^+ + f(s_{1,j}^n) [F_{1/2,j}]^-, \tag{2.58a}$$

$$(f(s)F)_{i,1/2} = f(s_{i,1/2}^E) [F_{i,1/2}]^+ + f(s_{i,1}^n) [F_{i,1/2}]^-. \tag{2.58b}$$

Les formules pour les flux d'eau droit $(f(s)F)_{N_x+1/2,j}$ et supérieur $(f(s)F)_{i,N_y+1/2}$ sont analogues.

L'actualisation (2.56) de la saturation demande qu'un pas de temps Δt^n soit convenablement choisi à partir des flux explicites (2.57)–(2.58), de sorte à garantir la stabilité du schéma. Pour cela, une condition de type CFL (Courant-Friedrichs-Lewy) qui ne soit pas trop « brutale » est établie, c'est-à-dire qui ne mène pas à des valeurs exagérément petites pour Δt^n . Pour tout couple $(s_L, s_R) \in [0, 1]^2$, la notation suivante est employée

$$\sigma(s_L, s_R) = \begin{cases} \frac{f(s_R) - f(s_L)}{s_R - s_L} & \text{si } s_L \neq s_R, \\ f'(s_L) & \text{si } s_L = s_R. \end{cases}$$

Sur les arêtes intérieures, la définition suivante est adoptée

$$\sigma_{i+1/2,j} = \sigma(s_{i,j}^n, s_{i+1,j}^n), \quad \sigma_{i,j+1/2} = \sigma(s_{i,j}^n, s_{i,j+1}^n). \quad (2.59a)$$

Sur les arêtes de bord, la définition suivante est adoptée

$$\sigma_{1/2,j} = \sigma(s_{1/2,j}^E, s_{1,j}^n), \quad \sigma_{N_x+1/2,j} = \sigma(s_{N_x,j}^n, s_{N_x+1/2,j}^E), \quad (2.59b)$$

$$\sigma_{i,1/2} = \sigma(s_{i,1/2}^E, s_{i,1}^n), \quad \sigma_{i,N_y+1/2} = \sigma(s_{i,N_y}^n, s_{i,N_y+1/2}^E). \quad (2.59c)$$

Les σ définis par (2.59) sont tous positifs car f est une fonction croissante. En chaque maille $\mathcal{M}_{i,j}$, la quantité

$$\begin{aligned} \rangle \sigma F \langle_{i,j} &= \sigma_{i-1/2,j} [F_{i-1/2,j}]^+ - \sigma_{i+1/2,j} [F_{i+1/2,j}]^- \\ &\quad + \sigma_{i,j-1/2} [F_{i,j-1/2}]^+ - \sigma_{i,j+1/2} [F_{i,j+1/2}]^- \end{aligned} \quad (2.60)$$

est positive, homogène au produit d'une vitesse et d'une longueur et mesure une « vitesse des flux » qui entrent dans cette maille, d'où la notation $\rangle \cdot \langle$.

Proposition 2.1. *Sous la condition*

$$\frac{\Delta t^n}{\phi \Delta x \Delta y} \max_{\substack{1 \leq i \leq N_x \\ 1 \leq j \leq N_y}} \rangle \sigma F \langle_{i,j} \leq 1 \quad (2.61)$$

et en l'absence de termes sources ($q^{n+1} = q_w^{n+1} = 0$), le schéma (2.56)–(2.58) satisfait le principe du maximum suivant :

- Pour les mailles intérieures $(i, j) \in \{2, \dots, N_x - 1\} \times \{2, \dots, N_y - 1\}$, la valeur $s_{i,j}^{n+1}$ est une combinaison convexe de $s_{i,j}^n$ et des quatre voisins $s_{i\pm 1,j}^n, s_{i,j\pm 1}^n$.
- Pour les mailles de bord $i \in \{1, N_x\}$ ou $j \in \{1, N_y\}$, la valeur $s_{i,j}^{n+1}$ est une combinaison convexe de $s_{i,j}^n$, des trois ou deux voisins $s_{i\pm 1,j}^n, s_{i,j\pm 1}^n$ (s'ils sont encore définis) et des valeurs d'entrée s^E (sur les arêtes concernées).

DÉMONSTRATION. La preuve est calquée sur celle de Braconnier et al. [14]. Les détails en sont entièrement donnés pour les mailles intérieures. Celles de bord n'entraînent pas de difficulté particulière, à part une plus grande lourdeur d'écriture.

L'équation (2.56) est multipliée par $\Delta t^n / \phi \Delta x \Delta y$ et tous les termes sont passés au second membre, pour ne garder que $s_{i,j}^{n+1}$ au premier membre. Comme $q_w^{n+1} = 0$, il en résulte

$$\begin{aligned} s_{i,j}^{n+1} = s_{i,j}^n - \frac{\Delta t^n}{\phi \Delta x \Delta y} \Big\{ & f(s_{i,j}^n) [F_{i+1/2,j}]^+ + f(s_{i+1,j}^n) [F_{i+1/2,j}]^- \\ & - f(s_{i-1,j}^n) [F_{i-1/2,j}]^+ - f(s_{i,j}^n) [F_{i-1/2,j}]^- \\ & + f(s_{i,j}^n) [F_{i,j+1/2}]^+ + f(s_{i,j+1}^n) [F_{i,j+1/2}]^- \\ & - f(s_{i,j-1}^n) [F_{i,j-1/2}]^+ - f(s_{i,j}^n) [F_{i,j-1/2}]^- \Big\}. \end{aligned} \quad (2.62)$$

D'autre part, l'équation en pression (2.48) est multipliée par $f(s_{i,j}^n)\Delta t^n/\phi\Delta x\Delta y$ et chaque flux F qui y apparaît est décomposé en la somme de sa partie positive et sa partie négative. Comme $q^{n+1} = 0$, il en résulte

$$0 = \frac{\Delta t^n}{\phi\Delta x\Delta y} \left\{ \begin{aligned} & f(s_{i,j}^n)[F_{i+1/2,j}]^+ + f(s_{i,j}^n)[F_{i+1/2,j}]^- \\ & - f(s_{i,j}^n)[F_{i-1/2,j}]^+ - f(s_{i,j}^n)[F_{i-1/2,j}]^- \\ & + f(s_{i,j}^n)[F_{i,j+1/2}]^+ + f(s_{i,j}^n)[F_{i,j+1/2}]^- \\ & - f(s_{i,j}^n)[F_{i,j-1/2}]^+ - f(s_{i,j}^n)[F_{i,j-1/2}]^- \end{aligned} \right\}. \quad (2.63)$$

Par addition membre à membre de (2.62) et (2.63), plusieurs termes s'annulent entre eux. Après simplification,

$$s_{i,j}^{n+1} = s_{i,j}^n - \frac{\Delta t^n}{\phi\Delta x\Delta y} \left\{ \begin{aligned} & (f(s_{i+1,j}^n) - f(s_{i,j}^n)) [F_{i+1/2,j}]^- \\ & - (f(s_{i-1,j}^n) - f(s_{i,j}^n)) [F_{i-1/2,j}]^+ \\ & + (f(s_{i,j}^n) - f(s_{i,j}^n)) [F_{i,j+1/2}]^- \\ & - (f(s_{i,j-1}^n) - f(s_{i,j}^n)) [F_{i,j-1/2}]^+ \end{aligned} \right\}. \quad (2.64)$$

à l'aide des quantités (2.59), l'équation (2.64) est transformée en

$$s_{i,j}^{n+1} = s_{i,j}^n - \frac{\Delta t^n}{\phi\Delta x\Delta y} \left\{ \begin{aligned} & \sigma_{i+1/2,j}^n (s_{i+1,j}^n - s_{i,j}^n) [F_{i+1/2,j}]^- - \sigma_{i-1/2,j}^n (s_{i-1,j}^n - s_{i,j}^n) [F_{i-1/2,j}]^+ \\ & + \sigma_{i,j+1/2}^n (s_{i,j}^n - s_{i,j}^n) [F_{i,j+1/2}]^- - \sigma_{i,j-1/2}^n (s_{i,j-1}^n - s_{i,j}^n) [F_{i,j-1/2}]^+ \end{aligned} \right\},$$

soit encore

$$\begin{aligned} s_{i,j}^{n+1} &= \left(1 - \frac{\Delta t^n}{\phi\Delta x\Delta y} \sigma F_{i,j} \right) s_{i,j}^n \\ &+ \frac{\Delta t^n}{\phi\Delta x\Delta y} \sigma_{i-1/2,j}^n [F_{i-1/2,j}]^+ s_{i-1,j}^n - \frac{\Delta t^n}{\phi\Delta x\Delta y} \sigma_{i+1/2,j}^n [F_{i+1/2,j}]^- s_{i+1,j}^n \\ &+ \frac{\Delta t^n}{\phi\Delta x\Delta y} \sigma_{i,j-1/2}^n [F_{i,j-1/2}]^+ s_{i,j-1}^n - \frac{\Delta t^n}{\phi\Delta x\Delta y} \sigma_{i,j+1/2}^n [F_{i,j+1/2}]^- s_{i,j+1}^n \end{aligned} \quad (2.65)$$

avec la notation (2.60). L'expression (2.65) s'interprète comme une moyenne de $s_{i,j}^n$ et des $s_{i\pm 1,j\pm 1}^n$ car la somme des coefficients vaut exactement 1. De plus, les coefficients des voisins $s_{i\pm 1,j\pm 1}^n$ sont tous positifs. L'hypothèse (2.61) assure que le coefficient de $s_{i,j}^n$ est aussi positif, ce qui dans ces conditions donne lieu à une combinaison convexe. $\square$

En présence de termes sources de type (2.7), chaque masse de Dirac est discrétisée par une constante égale à $1/\Delta x\Delta y$ dans la maille où elle est localisée, de sorte que son intégrale soit égale à 1. Cela implique qu'il faut reporter dans les seconds membres de (2.48), (2.56) les expressions

$$\Delta x\Delta y q_{i,j}^{n+1} = Q(t^{n+1})\delta_{i(\mathbf{0}),j(\mathbf{0})}(i,j) - \sum_{L=1}^P Q_L(t^{n+1})\delta_{i(\mathbf{X}_L),j(\mathbf{X}_L)}(i,j), \quad (2.66a)$$

$$\Delta x\Delta y q_{w;i,j}^{n+1} = Q(t^{n+1})\delta_{i(\mathbf{0}),j(\mathbf{0})}(i,j) - \sum_{L=1}^P Q_L(t^{n+1})f(s_{i,j}^{n+1})\delta_{i(\mathbf{X}_L),j(\mathbf{X}_L)}(i,j), \quad (2.66b)$$

où $(i(\mathbf{X}), j(\mathbf{X}))$ révèlent les indices de la maille contenant la position $\mathbf{X}$ et où

$$\delta_{i_0, j_0}(i, j) = \begin{cases} 1 & \text{si } (i, j) = (i_0, j_0), \\ 0 & \text{sinon} \end{cases}$$

est le symbole de Kronecker. Lorsque la maille $\mathcal{M}_{i,j}$ est « perforée » par un puits producteur en $\mathbf{X}_L$, le terme en $f(s_{i,j}^{n+1})$ qui émerge au second membre de (2.56) doit être repassé au premier membre, créant ainsi une équation non-linéaire scalaire en l'inconnue $s_{i,j}^{n+1}$. La mise à jour de la saturation comporte donc un degré d'implicite, qui n'est toutefois pas gênant dans la mesure où il ne couple pas les mailles.

2.4 Cas tests de référence

Peu cher et facile à implémenter, le schéma 5P décrit en §2.3 tient sa place dans les logiciels industriels en tant qu'option de base. Sa performance en terme de précision laisse cependant à désirer dans certaines situations. Trois configurations caractéristiques sont identifiées ici, pour lesquelles son comportement est jugé inacceptable. Ces cas tests sont qualifiés de « référence » parce qu'ils seront repris systématiquement, à chaque fois qu'un nouveau schéma sera étudié.

2.4.1 Cas radial

L'idée est d'observer le défaut d'isotropie des schémas sur un problème à symétrie radiale dont la solution est connue analytiquement. Cette configuration a été considérée par Eymard et al. [42]. Ci-dessous les détails nécessaires à sa mise en place sont fournis.

Solution exacte en domaine infini

Soit d'abord le système d'équations

$$\mathbf{u} = -\kappa\lambda(s)\nabla p, \quad \text{dans } \mathbb{R}^2 \times (0, T), \quad (2.67a)$$

$$\operatorname{div} \mathbf{u} = Q\delta_0, \quad \text{dans } \mathbb{R}^2 \times (0, T), \quad (2.67b)$$

$$\phi \partial_t s + \operatorname{div}(f(s)\mathbf{u}) = Q\delta_0, \quad \text{dans } \mathbb{R}^2 \times (0, T), \quad (2.67c)$$

muni de la condition à l'infini

$$\lim_{\|\mathbf{x}\| \rightarrow +\infty} \|\mathbf{u}\| = 0, \quad (2.68)$$

et de la condition initiale

$$s(\mathbf{x}, 0) = 0, \quad \text{dans } \mathbb{R}^2. \quad (2.69)$$

Il s'agit de l'extension à tout le plan $\Omega = \mathbb{R}^2$ du problème modèle (2.3), ce qui explique le remplacement des conditions aux limites (2.8) par la condition de décroissance (2.68). Au niveau des termes sources, il est à noter que le puits injecteur en $\mathbf{X} = \mathbf{0}$ a un débit imposé $Q > 0$ constant en temps, et qu'il n'y a aucun puits producteur. Pour les exposants de Corey, il est supposé

$$m_w = m_o = 2. \quad (2.70)$$

il conviendra de prendre aussi

$$\kappa_{r,w}^\# = \kappa_{r,o}^\# = 1, \quad (2.71)$$

ce qui par (2.6) entraîne

$$M = \frac{\mu_o}{\mu_w}.$$

La viscosité de l'eau est fixée à $\mu_w = 1$ cP et celle de l'huile sera variable $\mu_o = M$, considérés comme un paramètre libre. Bien que plusieurs autres constantes soient prises égales à 1 dans les simulations, à savoir

$$\phi = \kappa = Q = 1 \text{ SI},$$

elles figureront expressément dans les formules afin de mieux percevoir leur influence sur la solution.

Soit

$$r = \|\mathbf{x}\|$$

la distance entre l'origine $\mathbf{0}$ et le point courant $\mathbf{x}$ (cf. figure 2.13). Pour tout $\mathbf{x} \neq \mathbf{0}$, le vecteur $\mathbf{e}_r$ est désigné par

$$\mathbf{e}_r = \frac{1}{\|\mathbf{x}\|} \mathbf{x}$$

vecteur unitaire dans la direction radiale. Il est rappelé que

$$s^* = \frac{1}{\sqrt{M+1}}$$

est le point de Welge introduit en (2.35) et que sur l'intervalle $[s^*, 1]$ la dérivée du flux fractionnaire (2.34) admet une réciproque, notée $(f')^{-1}$.

Théorème 2.3. *Pour $m_w = m_o = 2$, le problème (2.67)–(2.69) admet une solution unique à une constante additive près en pression. Elle est radiale et est donnée par les formules suivantes :*

- Pour la vitesse,

$$\mathbf{u}(\mathbf{x}, t) = \frac{Q}{2\pi r} \mathbf{e}_r. \quad (2.72)$$

- Pour la saturation,

$$s(\mathbf{x}, t) = \begin{cases} (f')^{-1}\left(\frac{\phi\pi r^2}{Qt}\right) & \text{si } 0 < r^2 < \frac{f'(s^*)Qt}{\phi\pi} \\ 0 & \text{sinon.} \end{cases} \quad (2.73)$$

- Pour la pression,

$$p(\mathbf{x}, t) = p_0 - \frac{Q}{2\pi\kappa} \int_{r_0/r}^1 \frac{d\rho}{\lambda(s(\rho\mathbf{x}, t))\rho}, \quad (2.74)$$

ce qui correspond à la normalisation $p = p_0$ sur un cercle de rayon $r_0 > 0$.

DÉMONSTRATION. La solution $\mathbf{u}$ du problème (2.67b), (2.68) est classiquement connue [33, §II.1] comme étant (2.72). En combinant (2.67b) et (2.67c) pour $\mathbf{x} \neq \mathbf{0}$, il vient

$$\phi \partial_t s + \mathbf{u} \cdot \nabla f(s) = 0, \quad (2.75)$$

ce qui signifie que s est transportée par $\mathbf{u}$. Étant initialement radiale et subissant une vitesse de transport radiale, s doit rester radiale. En allant en coordonnées polaires, l'équation (2.75) peut se réécrire sous la forme

$$\phi \partial_t s + \frac{Q}{2\pi r} \partial_r f(s) = 0 \quad (2.76)$$

pour $r > 0$. Cette équation est à compléter par $s(r, 0) = 0$ et la condition d'injection

$$s(r = 0, t) = 1, \quad (2.77)$$

qui résulte également de la combinaison de (2.67b) et (2.67c). En effet, en développant la divergence,

$$\phi \partial_t s + \mathbf{u} \cdot \nabla f(s) + f(s) Q \delta_0 = Q \delta_0.$$

Par « passage à la limite » depuis un point $\mathbf{x} \neq \mathbf{0}$ vers $\mathbf{0}$, il vient que $f(s(\mathbf{0}, t)) = 1$, ce qui au vu de la forme de f implique $s(\mathbf{0}, t) = 1$.

Le changement de variable spatiale

$$dR = \frac{2\pi r \phi}{Q} dr, \quad \text{soit } R = \frac{\phi \pi r^2}{Q},$$

ramène à la loi de conservation scalaire

$$\partial_t s + \partial_R f(s) = 0 \quad (2.78)$$

sur la demi-droite $R > 0$, complétée par

$$s(R, t = 0) = 0, \quad (2.79a)$$

$$s(R = 0, t) = 1. \quad (2.79b)$$

Afin de résoudre (2.78)–(2.79), l'équation (2.78) est étendue à la droite $\mathbb{R}$ entière et le problème de Riemann associé est considéré avec la donnée initiale

$$s(R, 0) = \begin{cases} 1 & \text{si } R < 0, \\ 0 & \text{si } R > 0. \end{cases}$$

La solution de ce problème de Riemann est composée d'une détente de $s = 1$ à $s = s^*$, suivie immédiatement par un choc avec $s = 0$, comme exprimé par (2.73).

En multipliant scalairement (2.67a) par $\mathbf{e}_r$ et en utilisant (2.72), il en résulte

$$\partial_r p = -\frac{\mathbf{u} \cdot \mathbf{e}_r}{\kappa \lambda(s)} = -\frac{Q}{2\pi \kappa \lambda(s) r}.$$

En intégrant cette équation différentielle de r_0 à r et en spécifiant $p = p_0$ en $r = r_0$, l'équation (2.74) est trouvée. Il est à noter qu'il n'est pas possible de prendre $r_0 = 0$, sous peine de faire diverger l'intégrale. Cela signifie que la pression p est infinie en $\mathbf{0}$, comme l'est d'ailleurs la vitesse $\mathbf{u}$. $\square$

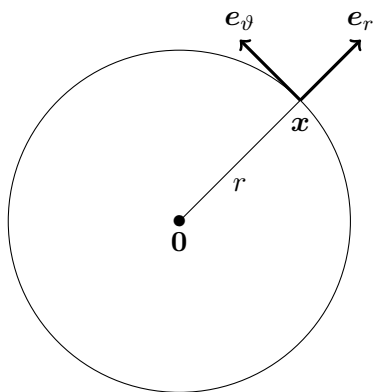


FIGURE 2.13 – Coordonnées polaires pour le problème radial.

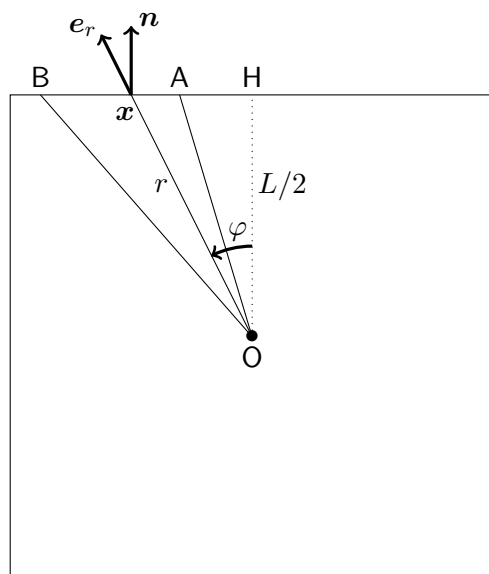


FIGURE 2.14 – Flux de Neumann pour le problème radial.

Implémentation en domaine borné

L'objectif est de simuler le problème (2.67)–(2.69) sur le domaine carré borné

$$\Omega = (-L/2, L/2)^2.$$

L'astuce consiste à imposer sur le bord $\partial\Omega$ une condition de flux en $\mathbf{u} \cdot \mathbf{n}$ égale à la valeur obtenue avec la vitesse exacte (2.72). Plus précisément, il convient de prescrire

$$\mathbf{u} \cdot \mathbf{n} = u^N = \frac{Q}{2\pi r} \mathbf{e}_r \cdot \mathbf{n}, \quad (2.80)$$

les équations intérieures et la condition initiale demeurant identiques au cas infini.

La principale difficulté est que, comme il n'y a pas de condition de Dirichlet en pression, la matrice $\mathbf{A}^n$ du système linéaire (2.54) est singulière. Par conséquent, il faut s'assurer de la relation de compatibilité (2.9), qui au niveau discret devient

$$\mathbf{1}^T \mathbf{b}^{n+1} = 0, \quad (2.81)$$

avec $\mathbf{1} = (1, 1, \dots, 1)^T \in \mathbb{R}^{\mathcal{N}}$ puisque $\mathbf{1}^T \mathbf{A}^n = \mathbf{0}^T$. Pour garantir (2.81), il faut évaluer le second membre $\mathbf{b}^{n+1}$ exactement. Au lieu d'approcher les flux de Neumann par $u_{1/2,j}^N \Delta y$ comme en (2.52) ou $u_{i,1/2}^N \Delta x$ comme en (2.53), il est impératif de calculer l'intégrale de (2.80) sur les arêtes concernées. Cette opération est facilitée par la propriété géométrique suivante.

Proposition 2.2. *Soient A et B deux points distincts du plan tels que la droite (AB) ne contienne pas l'origine $\mathbf{O} = \mathbf{0}$. Soit $\mathbf{n}$ le vecteur unitaire telle que $(\overrightarrow{AB}, \mathbf{n}) = -\pi/2$. Alors,*

$$\int_{[AB]} \frac{1}{r} \mathbf{e}_r \cdot \mathbf{n} = (\overrightarrow{OA}, \overrightarrow{OB}), \quad (2.82)$$

où les angles sont orientés et mesurés en radians.

DÉMONSTRATION. Pour fixer les idées, la preuve est faite dans le cas où le segment $[AB]$ se trouve sur le bord supérieur $y = L/2$ du domaine (cf. figure 2.14). Le lecteur se convaincra que la propriété est en fait vraie en position générale.

Soit H le pied de la perpendiculaire issue de O à la droite (AB). Un point courant du segment est appelé $\mathbf{x} \in [AB]$ et φ désigne l'angle orienté $(\overrightarrow{OH}, \overrightarrow{Ox})$. Cet angle est bien défini puisque $\mathbf{O} \notin (AB)$ par hypothèse. Le point $\mathbf{x}$ peut en outre être repéré par son abscisse curviligne ξ , mesurée à partir de H et croissante dans le sens de A vers B. Dans ces conditions,

$$\int_{[AB]} \frac{1}{r} \mathbf{e}_r \cdot \mathbf{n} = \int_{\xi(A)}^{\xi(B)} \frac{\cos \varphi}{r} d\xi.$$

Dans le second membre, φ et r doivent être vus comme des fonctions de ξ . Comme $L/2 = r \cos \varphi$, il vient

$$r = \frac{L/2}{\cos \varphi}.$$

D'autre part, puisque $\xi = (L/2) \tan \varphi$, il vient aussi

$$d\xi = \frac{L/2}{\cos^2 \varphi} d\varphi.$$

Il en découle que

$$\int_{\xi(A)}^{\xi(B)} \frac{\cos \varphi}{r} d\xi = \int_{\varphi(A)}^{\varphi(B)} \frac{\cos^2 \varphi}{L/2} \frac{L/2}{\cos^2 \varphi} d\varphi = \int_{\varphi(A)}^{\varphi(B)} d\varphi = \varphi(B) - \varphi(A),$$

ce qui est le résultat désiré. $\square$

Une fois la condition (2.81) certifiée, une normalisation de la pression est réalisée. Si $(i(\mathbf{0}), j(\mathbf{0}))$ désigne la maille qui contient le puits injecteur $Q\delta_{\mathbf{0}}$, dans (2.54) le bilan

$$F_{i(\mathbf{0})+1/2, j(\mathbf{0})} - F_{i(\mathbf{0})-1/2, j(\mathbf{0})} + F_{i(\mathbf{0}), j(\mathbf{0})+1/2} - F_{i(\mathbf{0}), j(\mathbf{0})-1/2} = Q \quad (2.83)$$

peut être remplacé par

$$F_{i(\mathbf{0})+1/2, j(\mathbf{0})} - F_{i(\mathbf{0})-1/2, j(\mathbf{0})} + F_{i(\mathbf{0}), j(\mathbf{0})+1/2} - F_{i(\mathbf{0}), j(\mathbf{0})-1/2} = Q + \alpha(p_{\bullet} - p_{i(\mathbf{0}), j(\mathbf{0})}). \quad (2.84)$$

où $p_{\bullet} \in \mathbb{R}$ est une valeur arbitrairement choisie pour la pression dans la maille $\mathcal{M}_{i(\mathbf{0}), j(\mathbf{0})}$ et $\alpha > 0$ une constante arbitraire homogène à $\kappa\lambda(s)$. La modification (2.84) affecte peu la structure de la matrice $\mathbf{A}$ et la rend inversible en chargeant positivement un seul élément de la diagonale. Ainsi, au niveau discret, la pression est finie dans toutes les mailles.

Enfin, il est souhaitable de s'arranger pour que la source soit située exactement au milieu de la maille $\mathcal{M}_{i(\mathbf{0}), j(\mathbf{0})}$, et que laquelle soit exactement au milieu de la grille. Cela oblige à prendre les entiers N_x et N_y impairs.

Résultats obtenus par le schéma 5P

Les quantités suivantes sont données

$$L = 1 \text{ m}, \quad N_x = N_y = 101, \quad \Delta x = \Delta y = \frac{1}{101} \text{ m}.$$

Autrement dit, chaque maille est un carré. Sur cette grille, deux expériences sont réalisées correspondant à

$$M = 0.8 \quad \text{et} \quad 200.$$

La figure 2.15 montre deux instantanées au temps $T = 0.05 \text{ s}$ de la saturation s , calculée avec le schéma 5P. Elle illustre l'influence du rapport de mobilités M sur la qualité de la solution obtenue. Pour $M = 0.8$ (à gauche), les fronts sont bien « ronds », tandis que pour $M = 200$ (à droite), les lignes isovaleurs se dégradent en losanges, avec des « pointes » étirées dans les directions d'axes (horizontale et verticale) du maillage.

Ce problème est communément évoqué en parlant d'« effet d'orientation du maillage », mais il convient de méditer quelque peu sur cette notion. Tout schéma, aussi sophistiqué soit-il, comporte des erreurs et notamment celles dues à l'orientation du maillage : après tout, il n'est guère raisonnable d'exiger une isotropie parfaite au niveau numérique. Ce qui peut légitimement être espérer, par contre, c'est que l'erreur d'orientation reste « contrôlée », si possible peu visible. Ce qui s'est probablement produit dans le cas spectaculaire

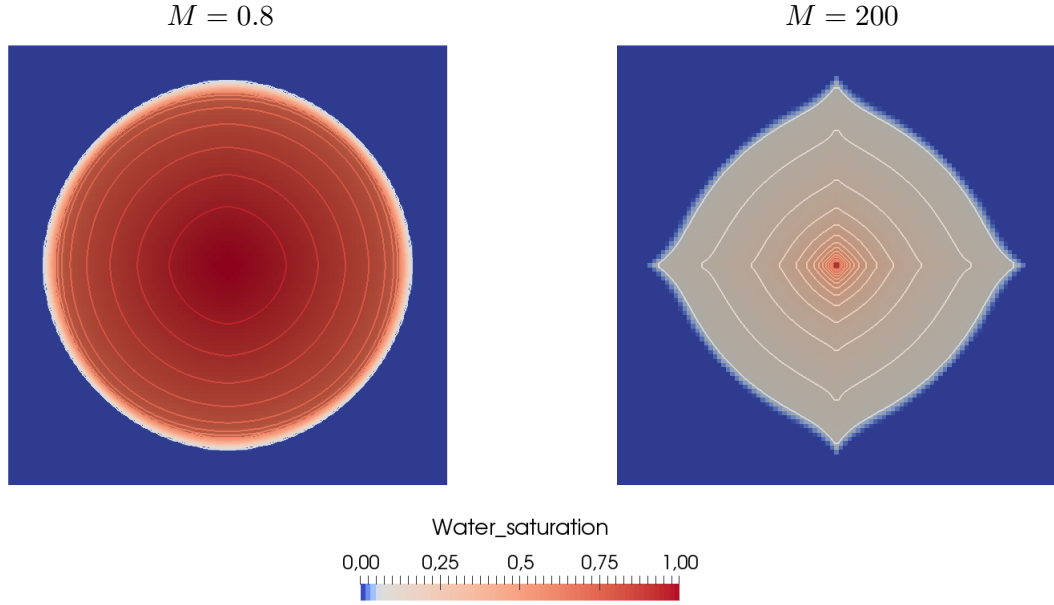


FIGURE 2.15 – Champs de saturation au temps $T = 0.05$ s obtenu sur un maillage 101×101 avec le schéma 5P pour $M = 0.8$ (à gauche) et $M = 200$ (à droite).

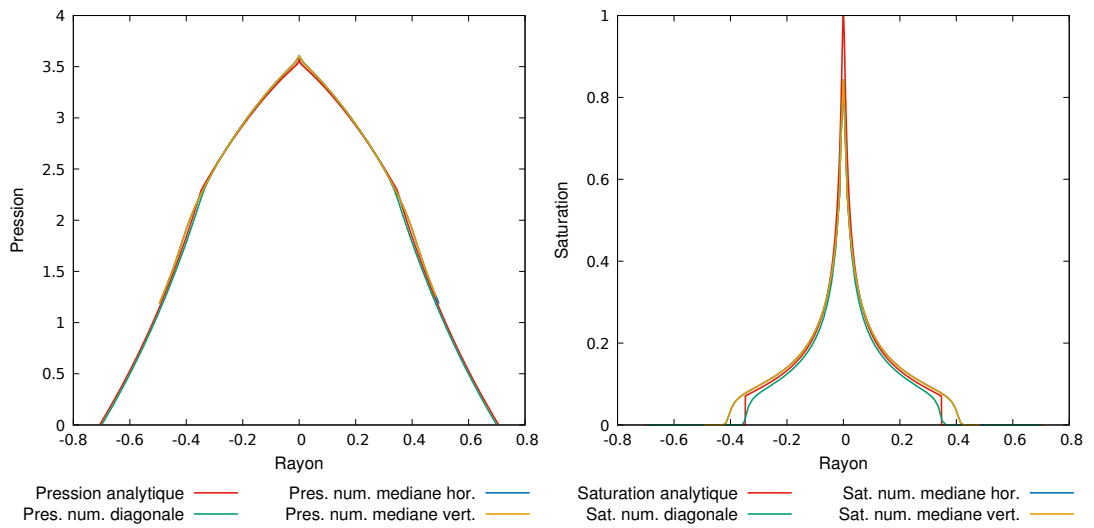


FIGURE 2.16 – Coupes selon différentes directions en pression (à gauche) et en saturation (à droite) de la solution obtenue avec le schéma 5P pour $M = 200$.

du rapport de mobilités $M = 200$, c'est que celui-ci a sans doute dépassé le seuil critique de stabilité (l'équivalent en 2-D de ce qui est calculé en 1-D à la section §2.2) et que l'instabilité inhérente au système a progressivement amplifié l'erreur due à l'orientation.

Pour observer de plus près l'erreur sur la position des fronts pour $M = 200$, sur la figure 2.16 sont affichées des coupes 1-D des variables s et p selon trois directions : horizontale (en bleu), verticale (en jaune) et première diagonale (en vert). En rouge est représenté le profil de la solution exacte, qui est identique quelle que soit la direction de coupe.

Le choc de la saturation est bien visible à $r = 0.379$ m sur la solution exacte tandis qu'il est diffusé avec la solution numérique. La détente (partie avant le choc) est relativement bien approchée par la solution numérique. L'écart est plus conséquent au niveau du choc, particulièrement sur l'axe médian du fait de la déformation de la solution en carreau : le choc se situe à un rayon supérieur à celui de la solution exacte. À l'inverse, le choc et l'après choc sont plutôt bien approchés pour la pression. La partie détente est légèrement plus élevée numériquement mais la forme est similaire.

Le plus surprenant — et sans doute le plus « ennuyeux » — est qu'en raffinant le maillage, l'erreur commise n'est pas diminuée. Au contraire, plus le maillage est fin, plus l'effet d'axes est apparent.

2.4.2 Cas à 5 puits

Le deuxième cas test intéressant est inspiré d'une configuration plus complexe en simulation de réservoir appelée *five spots*. Proposé par Keilegavlen et al. [59], il est constitué de quatre puits producteurs disposés en carré autour du puits injecteur³. Dans un objectif de comparaison, deux domaines carrés sont considérés

$$\begin{aligned}\Omega_1 &= (-L/2, L/2)^2, \\ \Omega_2 &= \{(x, y) \in \mathbb{R}^2 \mid |x| + |y| \leq L/\sqrt{2}\},\end{aligned}$$

qui se déduisent l'un de l'autre par une rotation d'angle $\pm\pi/4$. Que ce soit dans Ω_1 ou Ω_2 , le puits injecteur est placé en $\mathbf{X} = \mathbf{0}$, tandis que les puits producteurs sont situés en

$$\mathbf{X}_{1,2,3,4} = (\pm d/\sqrt{2}, \pm d/\sqrt{2}),$$

pour $0 < d < L/2$, comme l'indiquent les figures 2.17–2.18.

Perméabilité variable et puits à pression imposée

Pour $\Omega \in \{\Omega_1, \Omega_2\}$, la simulation est réalisée de sorte à trouver la solution du système

$$\mathbf{u} = -\kappa(\mathbf{x})\lambda(s)\nabla p, \quad \text{dans } \Omega \times (0, T), \quad (2.85a)$$

$$\operatorname{div} \mathbf{u} = Q\delta_0 - \sum_{L=1}^4 Q_L(s, p)\delta_{\mathbf{X}_L}, \quad \text{dans } \Omega \times (0, T), \quad (2.85b)$$

$$\phi \partial_t s + \operatorname{div}(f(s)\mathbf{u}) = Q\delta_0 - \sum_{L=1}^4 Q_L(s, p)f(s)\delta_{\mathbf{X}_L}, \quad \text{dans } \Omega \times (0, T), \quad (2.85c)$$

3. Dans le vrai *five spots*, le motif considéré ici pour l'emplacement des puits est répété doublement périodiquement à l'infini. La théorie des fonctions elliptiques permet alors de déterminer certaines solutions analytiquement [7, 8].

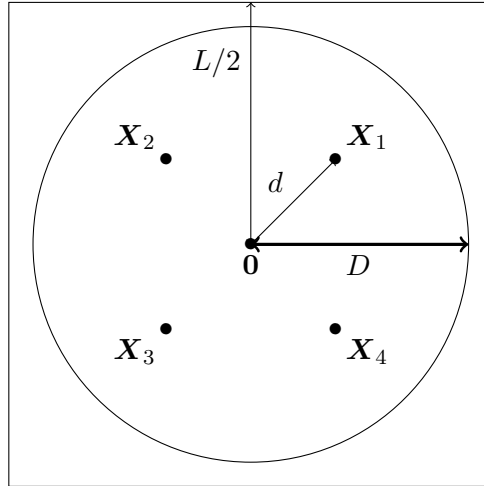


FIGURE 2.17 – Domaine Ω_1 : maillage diagonal.

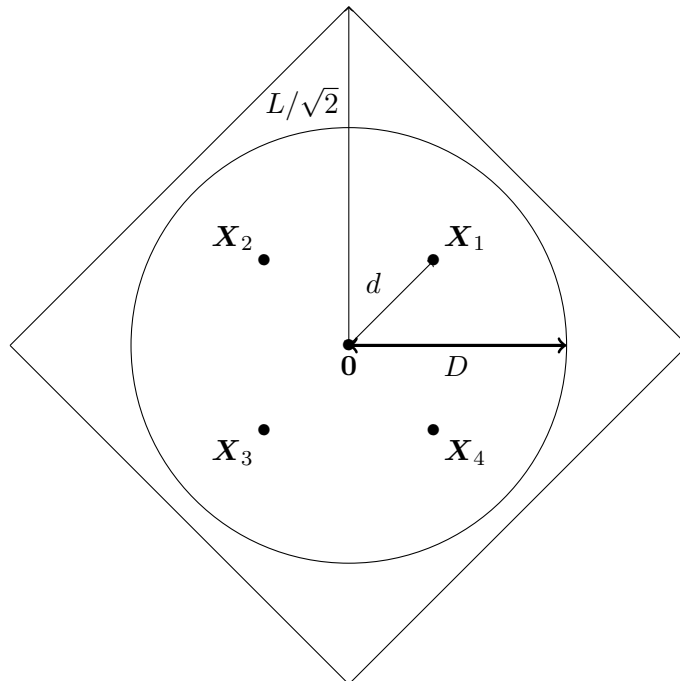


FIGURE 2.18 – Domaine Ω_2 : maillage parallèle.

muni de la condition aux limites de Neumann homogène

$$\mathbf{u} \cdot \mathbf{n} = 0, \quad \text{sur } \partial\Omega, \quad (2.86)$$

et de la condition initiale

$$s(\mathbf{x}, 0) = s_0(\mathbf{x}). \quad (2.87)$$

Par rapport au problème modèle (2.3), deux différences majeures sont à signaler. Leurs répercussions sur le schéma seront toutefois mineures.

1. La perméabilité κ est maintenant une fonction de $\mathbf{x}$, mais sa dépendance en espace est très simple. En fait, elle prend deux valeurs constantes, i.e.,

$$\kappa(\mathbf{x}) = \begin{cases} \kappa_M & \text{si } r = \|\mathbf{x}\| < D, \\ \kappa_m & \text{sinon,} \end{cases} \quad (2.88)$$

avec $0 < \kappa_m \ll \kappa_M$ et $0 < d < D < L/2$. La motivation pour une très faible valeur de perméabilité κ_m dans la région extérieure $r > D$ est d'empêcher le fluide de s'y écouler. Ce choix vise aussi à rendre les solutions moins sensibles à l'influence de la condition de Neumann (2.86).

2. Contrairement à (2.7), les puits producteurs fonctionnent maintenant en mode pression imposée. En d'autres termes, les débits Q_L aux seconds membres de (2.85) ne sont pas des fonctions de t mais de (s, p) . Ils sont modélisés [74, 75] par

$$Q_L(s, p) = \lambda(s) \frac{2\pi\kappa(\mathbf{X}_L)}{\ln(r_e/r_{p,L})} (p - p_B(\mathbf{X}_L)), \quad (2.89)$$

où $p_B(\mathbf{X}_L)$ est la pression imposée au fond du puits $\mathbf{X}_L$, $r_{p,L}$ est son rayon et

$$r_e \approx 0.14\sqrt{\Delta x^2 + \Delta y^2} \quad (2.90)$$

est le rayon équivalent de la maille. Le quotient

$$\text{WP}_L = \frac{2\pi\kappa(\mathbf{X}_L)}{\ln(r_e/r_{p,L})}$$

est d'ailleurs appelé *indice de Peaceman*. En général, $r_{p,L} \ll r_e$, si bien que cet indice est positif. La présence des pas de maillage $\Delta x, \Delta y$ dans le modèle « continu » (2.89)–(2.90) résulte d'un raisonnement « rigoureux », bien expliqué dans [41, §3.5.1].

Impact sur le schéma numérique

La transposition du schéma 5P à un champ de perméabilité variable est aisée pour les flux intérieurs. Si la perméabilité est donnée comme une constante $\kappa_{i,j}$ sur la maille $\mathcal{M}_{i,j}$, alors les formules (2.49)–(2.51) sont remplacées par

$$F_{i+1/2,j} = \kappa_{i+1/2,j} \lambda_{i+1/2,j}^n \frac{\Delta y}{\Delta x} (p_{i+1,j}^{n+1} - p_{i,j}^{n+1}), \quad (2.91a)$$

$$F_{i,j+1/2} = \kappa_{i,j+1/2} \lambda_{i,j+1/2}^n \frac{\Delta x}{\Delta y} (p_{i,j+1}^{n+1} - p_{i,j}^{n+1}), \quad (2.91b)$$

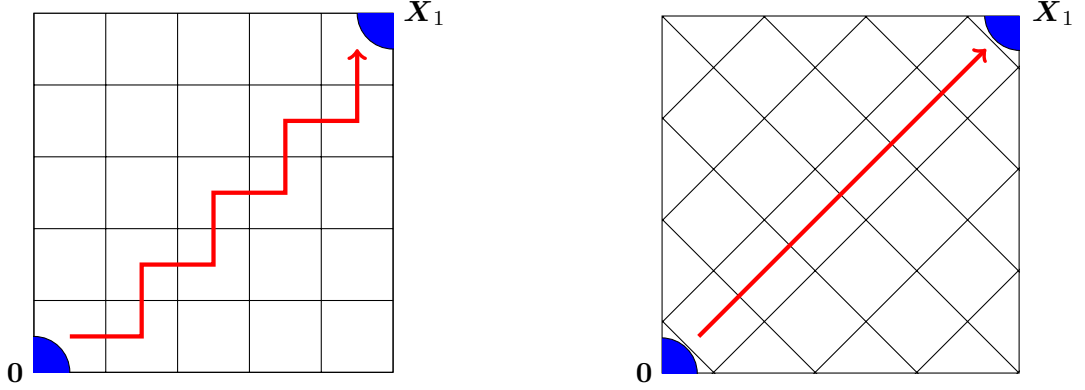


FIGURE 2.19 – Positions des puits injecteur $\mathbf{0}$ et producteur $\mathbf{X}_1$, ainsi que trajectoires de flux numérique pour un maillage diagonal (à gauche) et un maillage parallèle (à droite).

avec, en pratique, la valeur de κ sur les arêtes calculée par moyenne harmonique [37, 41]

$$\kappa_{i+1/2,j} = \frac{2\kappa_{i,j} \kappa_{i+1,j}}{\kappa_{i,j} + \kappa_{i+1,j}}, \quad (2.92a)$$

$$\kappa_{i,j+1/2} = \frac{2\kappa_{i,j} \kappa_{i,j+1}}{\kappa_{i,j} + \kappa_{i,j+1}}; \quad (2.92b)$$

La seule difficulté concerne les flux sur les arêtes aux bords du domaine, dans la mesure où ce qu'il y a de l'« autre côté » est inconnu pour appliquer la moyenne harmonique. Néanmoins, dans ce cas test, cette difficulté n'existe pas car les bords se trouvent à l'extérieur du cercle de rayon D , donc dans la région de la faible perméabilité. Les formules (2.52)–(2.53) sont réutilisées avec $\kappa = \kappa_m$.

La prise en compte au niveau discret des puits modélisés par (2.89) ne pose pas de problème particulier. Soient $i(\mathbf{X}_L), j(\mathbf{X}_L)$ les indices de la maille contenant la position $\mathbf{x}_L$. Le bilan de flux en pression (2.48) sur cette maille s'écrit

$$\begin{aligned} & F_{i(\mathbf{X}_L)+1/2,j(\mathbf{X}_L)} - F_{i(\mathbf{X}_L)-1/2,j(\mathbf{X}_L)} + F_{i(\mathbf{X}_L),j(\mathbf{X}_L)+1/2} - F_{i(\mathbf{X}_L),j(\mathbf{X}_L)-1/2} \\ &= -\lambda(s_{i(\mathbf{X}_L),j(\mathbf{X}_L)}^n) \text{WPL} (p_{i(\mathbf{X}_L),j(\mathbf{X}_L)}^{n+1} - p_B(\mathbf{X}_L)). \end{aligned} \quad (2.93)$$

Le choix d'expliciter s et d'impliciter p au second membre de (2.93) est conforme avec l'esprit de la discrétisation IMPES. En repassant le terme contenant p^{n+1} au premier membre, la diagonale de la matrice $\mathbf{A}$ est chargée positivement ce qui rend la matrice inversible. Ainsi, en dépit des conditions de Neumann (2.86) sur tout le bord, aucune normalisation en p n'est nécessaire.

Résultats obtenus par le schéma 5P

Les quantités suivantes sont données

$$L = 1 \text{ m}, \quad N_x = N_y = 101, \quad \Delta x = \Delta y = \frac{1}{101} \text{ m}.$$

Autrement dit, les deux domaines Ω_1 et Ω_2 sont maillés par des carrés (cf. figure 2.19). Les deux autres longueurs du problème sont

$$d = 0.3 \text{ m}, \quad D = 0.48 \text{ m}.$$

Il est important de voir que, relativement à l'orientation des maillages, la position de chaque puits producteur $\mathbf{X}_L$, où est imposée une pression, est différente dans les deux domaines. Le domaine Ω_1 est désigné par un maillage *diagonal* car la ligne joignant le puits injecteur et chaque puits producteur traverse diagonalement le maillage. Le domaine Ω_2 est désigné par un maillage *parallèle* car cette même ligne coïncide avec une direction principale du maillage.

Les paramètres des puits sont

$$Q = 1 \text{ m}^3 \cdot \text{s}^{-1}, \quad p_B(\mathbf{X}_L) = 50 \text{ Pa}.$$

Les propriétés pétrophysiques sont

$$\phi = 1, \quad \kappa_M = 100 \text{ m}^2, \quad \kappa_m = 10^{-4} \text{ m}^2, \quad \mu_w = 1 \text{ cP}.$$

Les exposants de Corey sont différents selon la phase. Plus précisément,

$$m_w = 4, \quad m_o = 2,$$

tandis que les perméabilités relatives maximales sont égales, i.e.,

$$\kappa_{r,w}^\# = \kappa_{r,o}^\# = 1.$$

Cela entraîne

$$f(s) = \frac{Ms^4}{Ms^4 + (1-s)^2}$$

pour le flux fractionnaire. Le rapport de mobilités M est un paramètre libre qui varie en réglant

$$\mu_o = M\mu_w.$$

Sur chacune des deux grilles, deux expériences sont réalisées correspondant à

$$M = 1.6 \quad \text{et} \quad 100.$$

Celle avec $M = 1.6$ dure $T = 430$ jours, tandis que celle avec $M = 100$ dure $T = 200$ jours. Ces durées de simulation sont ajustées de sorte que les supports de s soient à peu près au même endroit à l'arrivée.

Les solutions obtenues avec le schéma 5P pour $M = 1.6$ sont représentées sur la figure 2.20. Visuellement, elles sont identiques sur les deux maillages, ce qui est fort satisfaisant. Il peut être surprenant que les fronts ne soient pas « ronds », mais ici il n'y a aucune raison pour cela : à cause des pressions imposées aux quatre puits producteurs, le problème posé n'a pas de symétrie radiale et la solution n'a pas à l'être.

Les solutions obtenues avec le schéma 5P pour $M = 100$ sont représentées sur la figure 2.21. Visuellement, la différence entre les deux maillages est flagrante. Sur le maillage diagonal à gauche, les directions principales du maillage sont mises en évidence avec des

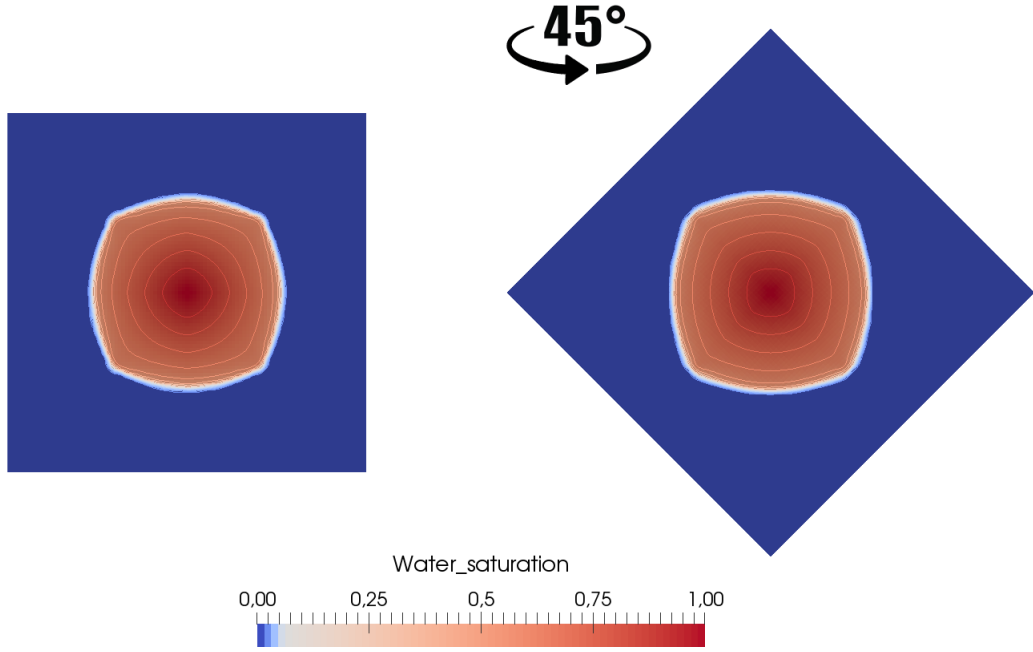


FIGURE 2.20 – Champ de saturation au temps $T = 430$ jours pour $M = 1.6$, obtenu avec le schéma 5P en maillage diagonal (à gauche) et maillage parallèle (à droite).

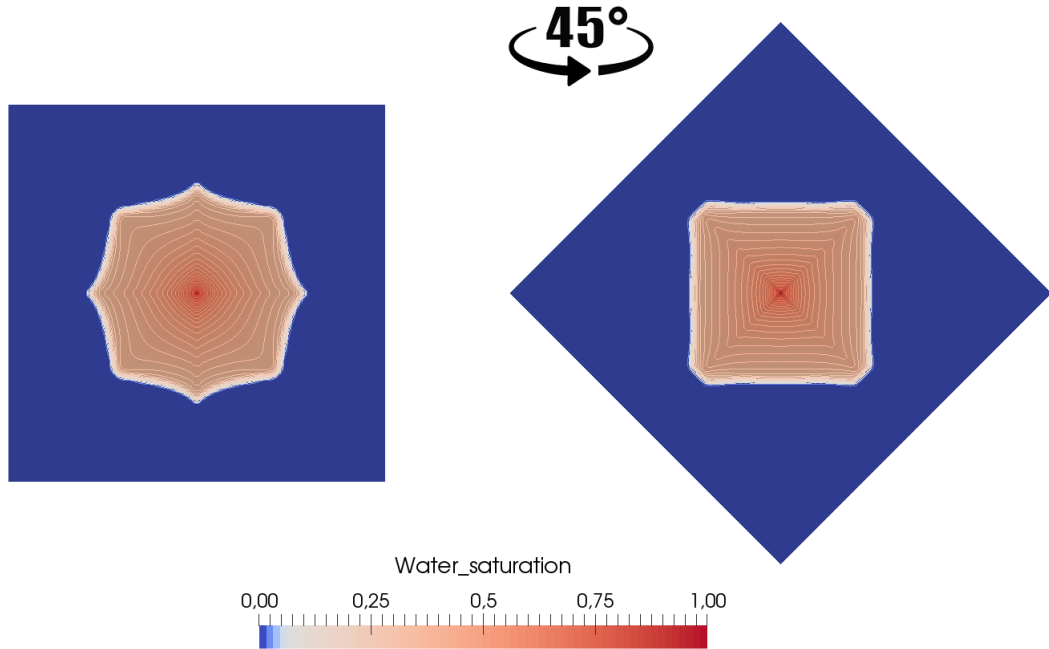


FIGURE 2.21 – Champ de saturation au temps $T = 200$ jours pour $M = 100$, obtenu avec le schéma 5P en maillage diagonal (à gauche) et maillage parallèle (à droite).

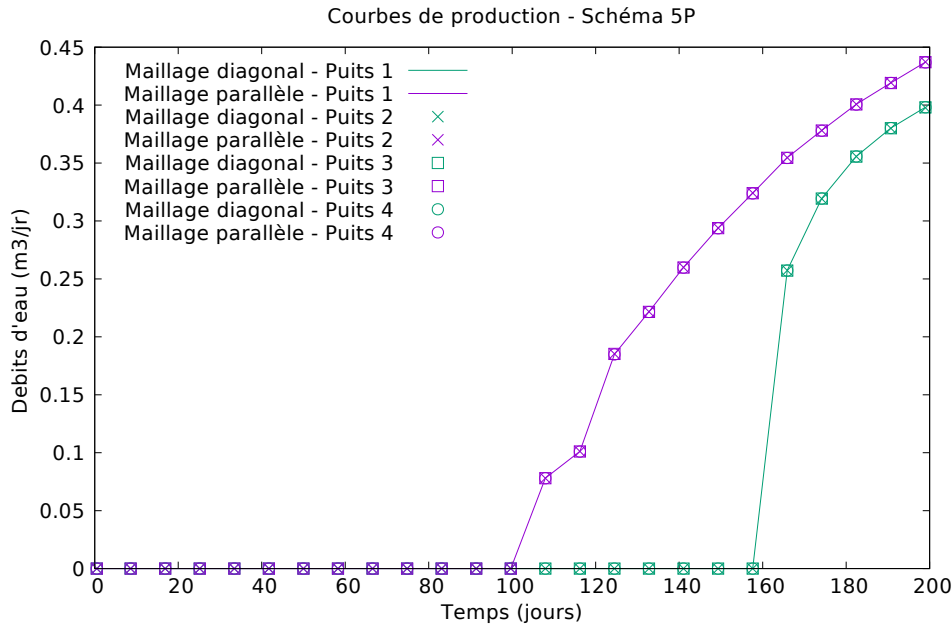


FIGURE 2.22 – Courbes de production d’eau au cours du temps aux puits producteurs pour $M = 100$ en maillages diagonal et parallèle, avec le schéma 5P.

« pointes » de propagation avancées le long des axes horizontal et vertical. Le maillage parallèle, à droite, retranscrirait sans doute plus fidèlement la solution attendue, au sens où il ne privilégie apparemment aucune direction et où la solution semble davantage « attirée » vers les puits producteurs. Il convient néanmoins de ne pas tirer de conclusion hâtive quant à celle des deux qui serait plus proche de la solution exacte.

Une autre façon d’observer le décalage entre les solutions correspondant aux deux maillages pour $M = 100$ consiste à comparer les instants de percée d’eau en sortie des puits producteurs. Ces *courbes de production* sont tracées sur la figure 2.22. Bien que les quatre puits produisent de l’eau de manière simultanée, la production sur maillage diagonal et celle sur maillage parallèle n’ont pas lieu au même moment. Il y a même un fort écart, d’environ 50 jours, entre les deux instants de la percée d’eau aux puits producteurs. Il est évident que cette incertitude sur l’estimation du jour de percée d’eau est un inconvénient pour la compagnie pétrolière et peut entraîner des pertes financières assez conséquentes.

Une explication heuristique au décalage est souvent avancée par les ingénieurs : sur la figure 2.19, pour aller du puits injecteur $\mathbf{0}$ au puits producteur $\mathbf{X}_1$, le flux numérique en maillage diagonal doit emprunter un chemin « en zigzag » qui est plus bien long que la « ligne droite » qu’il suivrait naturellement en maillage parallèle. Cette intuition peut certes être à l’origine de l’introduction de flux diagonaux dans le schéma (cf. Chapitre 3), en guise de remède à l’effet d’orientation du maillage. Elle n’est toutefois pas complète car elle ne tient pas compte de l’influence décisive du rapport de mobilités. Elle passe à côté du fait fondamental que c’est le caractère instable du système physique dans un régime défavorable qui amplifie toutes sortes d’erreur, y compris celle due à l’orientation du maillage.

2.4.3 Cas digitations

Le troisième et dernier cas test envisagé est un écoulement de type piston, appelé *carotte* dans la communauté des ingénieurs réservoir. Il peut être vu comme une réalisation en 2-D du problème (2.11)–(2.13), examiné en §2.2 pour l’analyse de stabilité en 1-D. L’instabilité de l’écoulement, lorsqu’elle a lieu, se manifeste par des perturbations de la position du front, connues sous le vocable de *digitations*.

Soit le domaine rectangulaire

$$\Omega = (0, L_x) \times (0, L_y)$$

et soit le système

$$\mathbf{u} = -\kappa\lambda(s)\nabla p, \quad \text{dans } \Omega \times (0, T), \quad (2.94a)$$

$$\operatorname{div} \mathbf{u} = 0, \quad \text{dans } \Omega \times (0, T), \quad (2.94b)$$

$$\phi \partial_t s + \operatorname{div}(f(s)\mathbf{u}) = 0, \quad \text{dans } \Omega \times (0, T), \quad (2.94c)$$

muni des conditions aux limites

$$\mathbf{u} \cdot \mathbf{n} = 0, \quad \text{sur } \{y = 0\} \cup \{y = L_y\}, \quad (2.95a)$$

$$p = p_e \quad \text{sur } \{x = 0\}, \quad (2.95b)$$

$$p = p_s \quad \text{sur } \{x = L_x\}, \quad (2.95c)$$

$$s = 1 \quad \text{sur } \{x = 0\}, \quad (2.95d)$$

et de la condition initiale

$$s(\mathbf{x}, 0) = s_0, \quad \text{dans } \Omega. \quad (2.96)$$

Dans (2.95b)–(2.95c), la pression à l’entrée p_e est supposée supérieure à la pression en sortie p_s . De ce fait, le bord gauche est entrant, ce qui justifie (2.95d).

Saturations d’eau irréductible et d’huile résiduelle

Par rapport à (2.11)–(2.13), la particularité de ce cas test réside dans l’emploi des lois de perméabilités relatives de Brooks-Corey plus élaborées, avec deux constantes physiques supplémentaires. Au lieu de (2.1), les perméabilités relatives sont

$$\kappa_{r,w}(s) = \kappa_{r,w}^\# \left| \pi_{[0,1]} \left(\frac{s - s_{wi}}{1 - s_{wi}} \right) \right|^{m_w}, \quad (2.97a)$$

$$\kappa_{r,o}(1 - s) = \kappa_{r,o}^\# \left| \pi_{[0,1]} \left(\frac{1 - s - s_{or}}{1 - s_{wi} - s_{or}} \right) \right|^{m_o}, \quad (2.97b)$$

où $0 \leq s_{wi} < 1 - s_{or} < 1$ sont des seuils fixés. La quantité s_{wi} est appelée saturation *irréductible d’eau*, tandis que s_{or} est appelée saturation *résiduelle d’huile*. L’opérateur $\pi_{[0,1]}$ représente la projection sur l’intervalle $[0, 1]$. Autrement dit,

$$\pi_{[0,1]}(w) = \begin{cases} 0 & \text{si } w < 0, \\ w & \text{si } w \in [0, 1], \\ 1 & \text{si } w > 1. \end{cases}$$

Les lois (2.97) sont censées apporter plus de réalisme à la simulation. Le rapport de mobilités M garde la même définition qu’en (2.6).

Résultats obtenus par le schéma 5P

Les quantités suivantes sont données

$$L_x = 300 \text{ m}, \quad L_y = 200 \text{ m}, \quad N_x = 150, \quad N_y = 100.$$

Les mailles sont à présent des rectangles de taille

$$\Delta x = 2 \text{ m}, \quad \Delta y = 1 \text{ m}.$$

Les conditions aux limites et initiales ont pour valeurs

$$p_e = 40 \text{ bar}, \quad p_s = 20 \text{ bar}, \quad s_0 = 0.15.$$

Pour les lois de perméabilités relatives, les coefficients sont

$$s_{wi} = 0.15, \quad s_{or} = 0.3, \quad m_w = m_o = 2, \quad \kappa_{r,w}^\# = \kappa_{r,o}^\# = 1.$$

Les propriétés pétrophysiques sont

$$\phi = 0.3, \quad \kappa = 500 \text{ mD}, \quad \mu_w = 1 \text{ cP}, \quad \mu_o = 200 \text{ cP},$$

ce qui implique un rapport de mobilités $M = 200$. La durée de simulation est de $T = 3000$ jours.

Comme le montrent les images de la figure 2.23, le front de choc est rectiligne en début de simulation. Cependant, lorsque l'eau arrive à la moitié du domaine, soit à environ 1760 jours, des perturbations sous forme de « doigts » commencent à surgir aux niveaux des bords supérieur et inférieur du domaine. Bien que purement numériques (la saturation d'entrée est identique en chaque maille de bord gauche), ces instabilités sont bien liées au rapport de mobilités : leur apparition est retardée voire empêchée en baissant M .

Ce phénomène est appelé *digitations* par les ingénieurs, qui dans ce cas précis les assimilent toutefois à l'amplification du bruit numérique par la nature instable du système, plutôt qu'aux *digitations visqueuses* proprement physiques qui doivent être modélisés de manière appropriée [11, 61, 82] et pour la simulation desquelles il faut utiliser des méthodes numériques d'ordres élevés [69].

Au niveau numérique, un moyen pour stabiliser le front serait d'introduire une dissipation artificielle transverse, dans la direction perpendiculaire à l'écoulement. Cela permettrait aux rangées unidimensionnelles de « communiquer » entre elles.

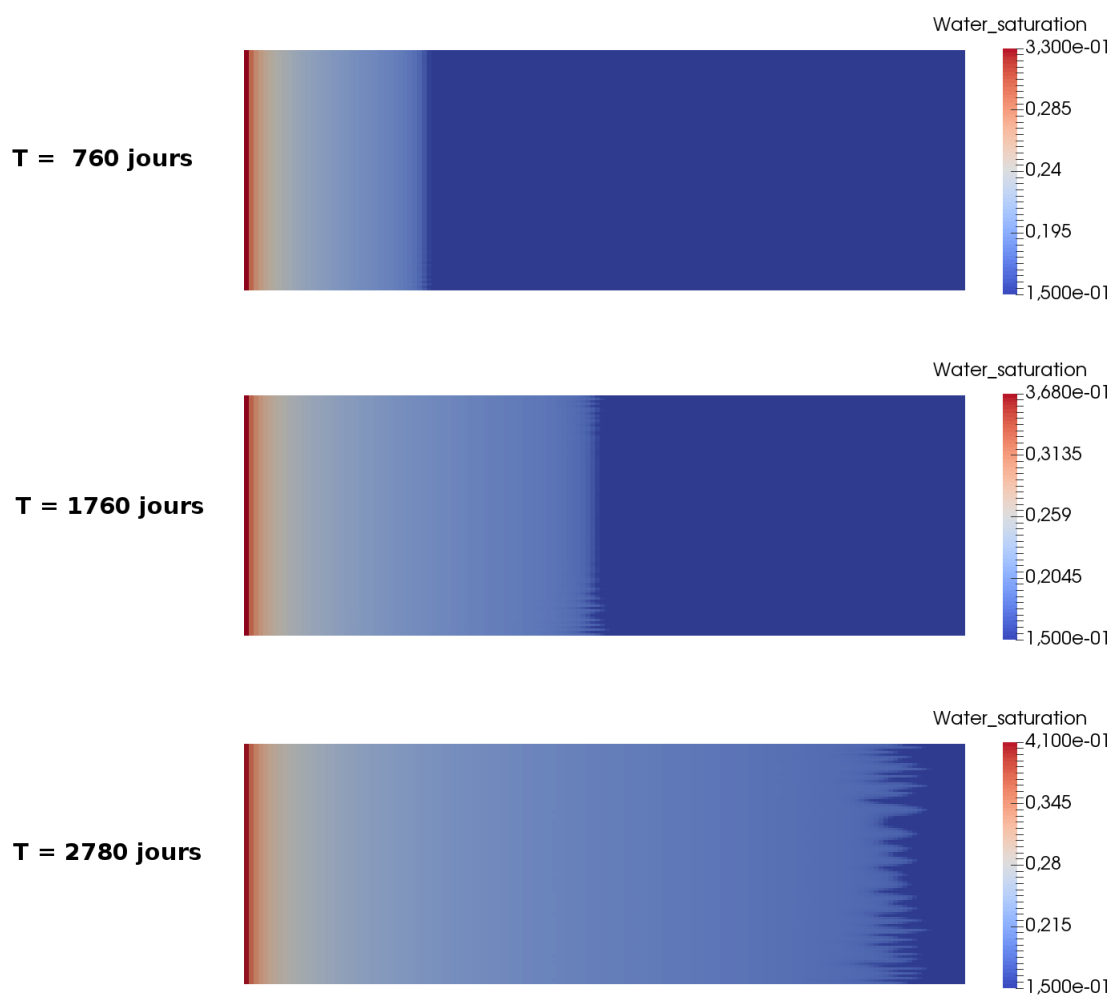


FIGURE 2.23 – Représentation de la saturation à différents temps de simulation pour le cas digitations.

Chapitre 3

Optimisation du schéma à neuf points paramétré par un scalaire

Sommaire

3.1	Description du schéma 9P1s	62
3.2	Analyse de l'erreur en pression	66
3.2.1	Distribution angulaire	66
3.2.2	Minimisation de l'anisotropie	67
3.3	Analyse de l'erreur en saturation	70
3.3.1	Distribution angulaire	71
3.3.2	Minimisation de l'anisotropie	74
3.4	Résultats numériques	77
3.4.1	Cas radial	77
3.4.2	Cas à 5 puits	78
3.4.3	Cas digitations	78

Conçu dans les années 1980 par les ingénieurs du pétrole, le schéma à neuf points est un palliatif pragmatique contre l'effet d'orientation du schéma 5P en maillage rectangulaire. En §3.1, son idée de base est rappelé en mettant l'accent sur le paramètre scalaire qui confère au schéma l'acronyme 9P1s et qui sera optimalement ajusté par la suite.

La stratégie préconisée pour l'optimisation par rapport au paramètre s'appuie sur une quantification de l'anisotropie via une distribution angulaire de l'erreur. Appliquée au laplacien pur en pression en §3.2, cette démarche fournit une justification rigoureuse à la valeur heuristiquement recommandée par de nombreux auteurs [35, 97].

Appliquée à l'équation en saturation, ce qui est plus pertinent, cette démarche conduit en §3.3 à un problème de minimisation plus ardu, mais dont il est facile de déterminer une solution approchée. La valeur « sous-optimale » du paramètre coïncide alors avec celle obtenue par [42, 52] en maillage carré au moyen d'une autre méthode. Les résultats numériques de §3.4 témoignent de l'amélioration progressive des fronts pour des maillages dont le rapport des pas d'espace demeure proche de 1.

3.1 Description du schéma 9P1s

Cette section va introduire une famille de schémas numériques se rapprochant de celles considérées dans les années 80 [84, 97] en prenant en considération plus de mailles pour le calcul des variables. Cela est rendu possible par l'utilisation des mailles diagonales pour un maillage cartésien (figure 3.1, à droite). Ce schéma, appelé *schéma 9P1s*, nécessite un paramètre global permettant de donner plus ou moins d'importance aux mailles supplémentaires. Il est valable sur les deux équations du système et permet de mieux approcher le champ de vitesse par l'intermédiaire d'une meilleure approximation des pressions.

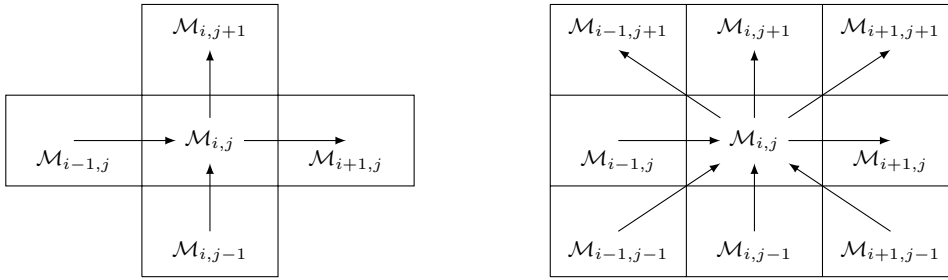


FIGURE 3.1 – Stencil des schémas 5P (à gauche) et 9P1s (à droite). Les flèches montrent le sens conventionnel des flux positifs.

Construction sur le laplacien

Le schéma 9P1s, expliqué dans cette partie, est tiré d'une discrétisation en différences finies du laplacien en 2-D. En effet, en supposant $\kappa\lambda(s) = 1$, l'équation en pression (2.42a) se ramène à $-\Delta p^{n+1} = q^{n+1}$. Le schéma 9P1s se construit *via* les opérateurs 1-D du laplacien discret par direction

$$\begin{aligned} (-\Delta_h^H p)_{i,j}^{n+1} &= \frac{-p_{i-1,j}^{n+1} + 2p_{i,j}^{n+1} - p_{i+1,j}^{n+1}}{\Delta x^2}, \\ (-\Delta_h^V p)_{i,j}^{n+1} &= \frac{-p_{i,j-1}^{n+1} + 2p_{i,j}^{n+1} - p_{i,j+1}^{n+1}}{\Delta y^2}. \end{aligned}$$

où H correspond à « horizontal » et V à « vertical ». Afin de parvenir à la discrétisation du laplacien en 2-D, la combinaison suggérée pour créer le schéma 9P1s est

$$\begin{aligned} (-\Delta_h^\theta p)_{i,j}^{n+1} &= \theta(-\Delta_h^H p)_{i,j+1}^{n+1} + (1 - 2\theta)(-\Delta_h^H p)_{i,j}^{n+1} + \theta(-\Delta_h^H p)_{i,j-1}^{n+1} \\ &\quad + \theta(-\Delta_h^V p)_{i+1,j}^{n+1} + (1 - 2\theta)(-\Delta_h^V p)_{i,j}^{n+1} + \theta(-\Delta_h^V p)_{i-1,j}^{n+1} \end{aligned} \quad (3.1)$$

avec le paramètre θ devant appartenir à l'intervalle $[0, 1/2]$ afin d'obtenir une combinaison convexe. Ainsi, les mailles diagonales vont apparaître lors du calcul par l'intermédiaire des laplaciens sur les mailles $\mathcal{M}_{i+1,j}$, $\mathcal{M}_{i-1,j}$, $\mathcal{M}_{i,j+1}$ et $\mathcal{M}_{i,j-1}$. Le paramètre θ a comme rôle de donner plus ou moins d'importance aux mailles diagonales. De ce fait, il change la distribution spatiale de l'erreur mais ne va pas augmenter l'ordre d'approximation de la

discrétisation. Le laplacien obtenu en détail est

$$\begin{aligned} (-\Delta_h^\theta p)_{i,j}^{n+1} = & -\alpha p_{i-1,j+1}^{n+1} - \beta_V p_{i,j+1}^{n+1} - \alpha p_{i+1,j+1}^{n+1} \\ & - \beta_H p_{i-1,j}^{n+1} + (2\beta_H + 2\beta_V + 4\alpha) p_{i,j}^{n+1} - \beta_H p_{i+1,j}^{n+1} \\ & - \alpha p_{i-1,j-1}^{n+1} - \beta_V p_{i,j-1}^{n+1} - \alpha p_{i+1,j-1}^{n+1} \end{aligned} \quad (3.2)$$

où les coefficients sont

$$\alpha = \theta \left(\frac{1}{\Delta x^2} + \frac{1}{\Delta y^2} \right), \quad \beta_H = \frac{1-2\theta}{\Delta x^2} - \frac{2\theta}{\Delta y^2}, \quad \text{et} \quad \beta_V = \frac{1-2\theta}{\Delta y^2} - \frac{2\theta}{\Delta x^2}.$$

Proposition 3.1. *Sous la condition*

$$\theta < \frac{\min\left(\frac{\Delta y}{\Delta x}, \frac{\Delta x}{\Delta y}\right)}{2\left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y}\right)}, \quad (3.3)$$

le laplacien satisfait le principe du maximum, à savoir que tous les coefficients α , β_H , β_V ainsi que $2\beta_H + 2\beta_V + 4\alpha$ sont positifs.

REMARQUE 3.1. En maillage carré, lorsque $\Delta x = \Delta y$, cette expression (3.3) devient $\theta < 1/4$. Cette hypothèse est plus forte que la condition $\theta < 1/2$ obtenue lors de l'écriture du laplacien sous forme d'une combinaison linéaire. $\square$

Le schéma 5P est retrouvé pour une valeur de $\theta = 0$ tandis que la valeur $\theta = 1/12$ coïncide avec le schéma à 9 points de Ding [35] en maillage rectangulaire et celui de Yanosik en maillage carré [97]. En prenant $\theta = 1/6$, la méthode des éléments finis Q_1 en maillages rectangulaires est retrouvée.

L'équation (3.2) peut se réécrire sous la forme d'une différence de pressions entre deux mailles par

$$\begin{aligned} (-\Delta_h^\theta p)_{i,j}^{n+1} = & \beta_H (p_{i,j}^{n+1} - p_{i+1,j}^{n+1}) + \beta_H (p_{i-1,j}^{n+1} - p_{i,j}^{n+1}) \\ & + \beta_V (p_{i,j}^{n+1} - p_{i,j+1}^{n+1}) + \beta_V (p_{i,j-1}^{n+1} - p_{i,j}^{n+1}) \\ & + \alpha (p_{i,j}^{n+1} - p_{i+1,j+1}^{n+1}) - \alpha (p_{i-1,j-1}^{n+1} - p_{i,j}^{n+1}) \\ & + \alpha (p_{i,j}^{n+1} - p_{i-1,j+1}^{n+1}) - \alpha (p_{i+1,j-1}^{n+1} - p_{i,j}^{n+1}). \end{aligned}$$

Ainsi, les flux permettant de discrétiser le laplacien sont définis par

$$\begin{aligned} F_{i+1/2,j}^\theta &= \beta_H (p_{i,j}^{n+1} - p_{i+1,j}^{n+1}), & F_{i-1/2,j}^\theta &= \beta_H (p_{i-1,j}^{n+1} - p_{i,j}^{n+1}), \\ F_{i,j+1/2}^\theta &= \beta_V (p_{i,j}^{n+1} - p_{i,j+1}^{n+1}), & F_{i,j-1/2}^\theta &= \beta_V (p_{i,j-1}^{n+1} - p_{i,j}^{n+1}), \\ F_{i+1/2,j+1/2}^\theta &= \alpha (p_{i,j}^{n+1} - p_{i+1,j+1}^{n+1}), & F_{i-1/2,j-1/2}^\theta &= \alpha (p_{i-1,j-1}^{n+1} - p_{i,j}^{n+1}), \\ F_{i-1/2,j+1/2}^\theta &= \alpha (p_{i,j}^{n+1} - p_{i-1,j+1}^{n+1}), & F_{i+1/2,j-1/2}^\theta &= \alpha (p_{i+1,j-1}^{n+1} - p_{i,j}^{n+1}). \end{aligned}$$

Pour finir, le laplacien se discrétise par une somme de huit flux (contrairement à quatre pour le schéma 5P)

$$\begin{aligned} (-\Delta_h^\theta p)_{i,j}^{n+1} = & F_{i+1/2,j}^\theta - F_{i-1/2,j}^\theta + F_{i,j+1/2}^\theta - F_{i,j-1/2}^\theta \\ & + F_{i+1/2,j+1/2}^\theta - F_{i-1/2,j-1/2}^\theta + F_{i-1/2,j+1/2}^\theta - F_{i+1/2,j-1/2}^\theta. \end{aligned}$$

Résolution de l'équation en pression

Le passage du laplacien vers le système (2.3), (2.8), (2.10) est relativement aisé, il s'agit en effet de reprendre les flux précédemment détaillés en multipliant par les termes $\kappa\lambda(s)$ et par le volume de la maille $\Delta x\Delta y$ de sorte à reformuler le laplacien en langage volumes finis. Ainsi, l'équation en pression (2.3b) est discrétisée par

$$\begin{aligned} & F_{i+1/2,j}^\theta - F_{i-1/2,j}^\theta + F_{i,j+1/2}^\theta - F_{i,j-1/2}^\theta \\ & + F_{i+1/2,j+1/2}^\theta - F_{i-1/2,j-1/2}^\theta + F_{i-1/2,j+1/2}^\theta - F_{i+1/2,j-1/2}^\theta = \Delta x\Delta y q_{i,j}^{n+1}, \end{aligned} \quad (3.4)$$

avec les flux directs s'exprimant par

$$F_{i+1/2,j}^\theta = \kappa\lambda_{i+1/2,j}^n \left\{ \frac{\Delta y}{\Delta x} - 2\theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) \right\} (p_{i,j}^{n+1} - p_{i+1,j}^{n+1}), \quad (3.5a)$$

$$F_{i,j+1/2}^\theta = \kappa\lambda_{i,j+1/2}^n \left\{ \frac{\Delta x}{\Delta y} - 2\theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) \right\} (p_{i,j}^{n+1} - p_{i,j+1}^{n+1}) \quad (3.5b)$$

et les flux diagonaux par

$$F_{i+1/2,j+1/2}^\theta = \kappa\lambda_{i+1/2,j+1/2}^n \left\{ \theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) \right\} (p_{i,j}^{n+1} - p_{i+1,j+1}^{n+1}), \quad (3.5c)$$

$$F_{i-1/2,j+1/2}^\theta = \kappa\lambda_{i-1/2,j+1/2}^n \left\{ \theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) \right\} (p_{i,j}^{n+1} - p_{i-1,j+1}^{n+1}). \quad (3.5d)$$

La mobilité par interface est calculée comme pour le schéma 5P, soit par moyenne harmonique (2.50), soit par décentrage simple amont (2.51) entre les mailles voisines de l'interface.

Ces définitions sont valables pour les arêtes intérieures. Lors d'un calcul sur le bord du domaine, les flux diagonaux ne sont pas pris en compte. Les coefficients de combinaison linéaire en sont alors impactés. Alors, les flux horizontaux sur le bord gauche correspondent à ceux du schéma 5P, équation (2.52) et les flux verticaux en sont modifiés de la manière suivante

$$F_{1,j-1/2}^\theta = \kappa\lambda_{1,j-1/2}^n \left\{ \frac{\Delta x}{\Delta y} - \theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) \right\} (p_{1,j-1}^{n+1} - p_{1,j}^{n+1}), \quad (3.6a)$$

$$F_{1,j+1/2}^\theta = \kappa\lambda_{1,j+1/2}^n \left\{ \frac{\Delta x}{\Delta y} - \theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) \right\} (p_{1,j}^{n+1} - p_{1,j+1}^{n+1}). \quad (3.6b)$$

Il en va de même pour les flux horizontaux sur le bord droit $F_{N_x+1/2,j}^\theta$ ainsi que les flux $F_{N_x,j-1/2}^\theta$ et $F_{N_x,j+1/2}^\theta$. Les flux verticaux sur le bord inférieur se calculent comme en (2.53) et les flux horizontaux $F_{i-1/2,1}^\theta$ et $F_{i+1/2,1}^\theta$ sont donnés par

$$F_{i-1/2,1}^\theta = \kappa\lambda_{i-1/2,1}^n \left\{ \frac{\Delta y}{\Delta x} - \theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) \right\} (p_{i,1}^{n+1} - p_{i+1,1}^{n+1}), \quad (3.7a)$$

$$F_{i+1/2,1}^\theta = \kappa\lambda_{i+1/2,1}^n \left\{ \frac{\Delta y}{\Delta x} - \theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) \right\} (p_{i,1}^{n+1} - p_{i+1,1}^{n+1}). \quad (3.7b)$$

Les flux au bord supérieur $F_{i,N_y+1/2}^\theta$ ainsi que les flux $F_{i-1/2,N_y}^\theta$ et $F_{i+1/2,N_y}^\theta$ s'écrivent de manière analogue.

Les bilans discrets (3.4) avec les flux (3.5), (2.52), (3.6), (2.53), (3.7) assemblés sur tout le domaine forment un système linéaire de la forme

$$\mathbf{A}^n \mathbf{p}^{n+1} = \mathbf{b}^{n+1},$$

où $\mathbf{A}^n$ désigne une matrice $\mathcal{N} \times \mathcal{N}$ symétrique, définie positive tant que $|\Gamma_D| > 0$, $\mathbf{p}^{n+1}$ est un vecteur de taille $\mathcal{N}$ contenant les pressions des mailles à déterminer et $\mathbf{b}^{n+1}$ est un vecteur regroupant les conditions aux limites ainsi que les termes sources.

REMARQUE 3.2. La matrice $\mathbf{A}^n$ de ce système est moins creuse que celle apparaissant dans (2.54) du fait des contributions des mailles diagonales. La résolution de ce système peut alors être plus coûteuse en temps et en mémoire. $\square$

Résolution de l'équation en saturation

Une fois les pressions déterminées, les flux F^θ apparaissant dans (3.4) peuvent être calculés afin de les réutiliser dans l'étape suivante.

L'équation en saturation (2.3c) est discrétisée de manière similaire à l'équation en pression en faisant intervenir huit flux tels que

$$\begin{aligned} \Delta x \Delta y \phi \frac{s_{i,j}^{n+1} - s_{i,j}^n}{\Delta t^n} &+ (f(s)F^\theta)_{i+1/2,j} - (f(s)F^\theta)_{i-1/2,j} \\ &+ (f(s)F^\theta)_{i,j+1/2} - (f(s)F^\theta)_{i,j-1/2} \\ &+ (f(s)F^\theta)_{i+1/2,j+1/2} - (f(s)F^\theta)_{i-1/2,j-1/2} \\ &+ (f(s)F^\theta)_{i-1/2,j+1/2} - (f(s)F^\theta)_{i+1/2,j-1/2} = \Delta x \Delta y q_{w;i,j}^{n+1}, \end{aligned} \quad (3.8)$$

avec

$$(f(s)F^\theta)_{i+1/2,j} = f(s_{i,j}^n) [F_{i+1/2,j}^\theta]^+ + f(s_{i+1,j}^n) [F_{i+1/2,j}^\theta]^-, \quad (3.9a)$$

$$(f(s)F^\theta)_{i,j+1/2} = f(s_{i,j}^n) [F_{i,j+1/2}^\theta]^+ + f(s_{i,j+1}^n) [F_{i,j+1/2}^\theta]^-, \quad (3.9b)$$

$$(f(s)F^\theta)_{i+1/2,j+1/2} = f(s_{i,j}^n) [F_{i+1/2,j+1/2}^\theta]^+ + f(s_{i+1,j+1}^n) [F_{i+1/2,j+1/2}^\theta]^-, \quad (3.9c)$$

$$(f(s)F^\theta)_{i-1/2,j+1/2} = f(s_{i,j}^n) [F_{i-1/2,j+1/2}^\theta]^+ + f(s_{i-1,j+1}^n) [F_{i-1/2,j+1/2}^\theta]^-, \quad (3.9d)$$

où

$$[F]^+ = \max(0, F), \quad [F]^- = \min(0, F)$$

désignent les parties positive et négative d'un nombre réel $F \in \mathbb{R}$.

Comme les flux de bords dérivent du schéma 5P, il en va de même pour leur prise en compte dans l'équation en saturation. Les formules de condition d'entrée de l'eau (2.58) sont réutilisées.

Étant explicite, la discrétisation de l'équation en saturation nécessite le calcul d'une condition CFL [31] de sorte que le pas de temps Δt^n ne soit pas pris trop grand et alors garantir la stabilité du schéma.

La quantité $\langle \sigma F \rangle_{i,j}$ donnée en (2.60), est adaptée ici pour le schéma 9P1s. En reprenant les définitions (2.59), celle-ci est écrite en chaque maille $\mathcal{M}_{i,j}$ par

$$\begin{aligned} \langle \sigma F^\theta \rangle_{i,j} = & \sigma_{i-1/2,j} [F_{i-1/2,j}^\theta]^+ - \sigma_{i+1/2,j} [F_{i+1/2,j}^\theta]^- \\ & + \sigma_{i,j-1/2} [F_{i,j-1/2}^\theta]^+ - \sigma_{i,j+1/2} [F_{i,j+1/2}^\theta]^- \\ & + \sigma_{i-1/2,j-1/2} [F_{i-1/2,j-1/2}^\theta]^+ - \sigma_{i+1/2,j+1/2} [F_{i+1/2,j+1/2}^\theta]^- \\ & + \sigma_{i+1/2,j-1/2} [F_{i+1/2,j-1/2}^\theta]^+ - \sigma_{i-1/2,j+1/2} [F_{i-1/2,j+1/2}^\theta]^- . \end{aligned}$$

Cette quantité est positive et correspond aux flux entrants dans la maille $\mathcal{M}_{i,j}$.

Proposition 3.2. *Sous la condition*

$$\frac{\Delta t^n}{\phi \Delta x \Delta y} \max_{\substack{1 \leq i \leq N_x \\ 1 \leq j \leq N_y}} \langle \sigma F^\theta \rangle_{i,j} \leq 1 \quad (3.10)$$

et en l'absence de termes sources ($q^{n+1} = q_w^{n+1} = 0$), le schéma (3.8), (2.58) satisfait le principe du maximum, c'est-à-dire que $s_{i,j}^{n+1}$ est une combinaison convexe de $s_{i,j}^n$ et des saturations des huit mailles voisines au temps n .

DÉMONSTRATION. La preuve est semblable à celle réalisée pour le schéma 5P. $\square$

Les termes sources de type (2.7) sont discrétisés de façon identique au schéma 5P en utilisant (2.66).

3.2 Analyse de l'erreur en pression

Le schéma 9P1s dépend d'un paramètre θ pouvant être choisi de manière à respecter la condition de monotonie (3.3). Cette partie permet d'analyser l'erreur d'approximation commise pour pouvoir déterminer des valeurs dite « optimales » du paramètre. Plusieurs études d'optimalité ont été effectuées sur un schéma proche du schéma 9P1s. Le travail de Shubin et Bell [86] a permis de mettre en évidence un comportement spécifique de la solution selon différents angles de rotation du maillage et pour plusieurs valeurs de paramètres. À IFP Energies nouvelles, Ding [35] a comparé les erreurs de différents schémas afin de déterminer lequel possédait une erreur la plus caractéristique de l'effet d'orientation de maillage. Plus récemment, Eymard, Guichard et Masson [42] ont montré qu'une valeur de paramètre pouvait être calculée par invariance par rotation d'angle $\frac{\pi}{4}$ de la matrice de diffusion. Cette partie va dans un premier temps calculer par la méthode de Fourier l'erreur en pression puis effectuer un calcul de matrice de diffusion en coordonnées polaires sur l'équation en saturation afin de définir l'erreur sur la seconde inconnue.

3.2.1 Distribution angulaire

La méthode d'analyse du schéma consiste à effectuer une analyse par ondes planes [94]. Le choix du paramètre θ se fera afin d'assurer un comportement « le moins anisotrope » possible. La notion de « moins anisotropique » est difficile à définir, néanmoins il s'agira de donner une définition adéquate correspondant au mieux au phénomène étudié. Pour cette section, les calculs sont effectués sur le laplacien, c'est-à-dire avec un champ de pression relié à la vitesse totale par $\mathbf{u} = -\nabla p$ et des propriétés du milieu simplifiées ($\kappa\lambda = 1$).

Théorème 3.1. *Si p est une fonction continue en $\mathbf{x}$ et pour Δx et Δy suffisamment petits, alors*

$$(-\Delta_h^\theta p)_{i,j}^{n+1} = (-\Delta p)(\mathbf{x}_{i,j}) - \frac{\Delta x^2}{12} \frac{\partial^4 p}{\partial x^4}(\mathbf{x}_{i,j}) - \frac{\Delta y^2}{12} \frac{\partial^4 p}{\partial y^4}(\mathbf{x}_{i,j}) - \theta(\Delta x^2 + \Delta y^2) \frac{\partial^4 p}{\partial x^2 \partial y^2}(\mathbf{x}_{i,j}) + \mathcal{O}(\Delta x^4, \Delta y^4).$$

DÉMONSTRATION. Il s'agit d'utiliser les développements limités en $\mathbf{x}_{i,j}$ sur l'équation (3.1).
□

Dans le cas particulier où $\Delta x = \Delta y = h$, le résultat du Théorème 3.1 devient

$$(-\Delta_h^\theta p)_{i,j}^{n+1} = (-\Delta p)(\mathbf{x}_{i,j}) - \frac{h^2}{12} \left(\frac{\partial^4 p}{\partial x^4}(\mathbf{x}_{i,j}) + \frac{\partial^4 p}{\partial y^4}(\mathbf{x}_{i,j}) + 24\theta \frac{\partial^4 p}{\partial x^2 \partial y^2}(\mathbf{x}_{i,j}) \right) + \mathcal{O}(h^4).$$

En choisissant $\theta = \frac{1}{12}$, il vient

$$(-\Delta_h^\theta p)_{i,j}^{n+1} = (-\Delta p)(\mathbf{x}_{i,j}) - \frac{h^2}{12} \Delta \Delta p(\mathbf{x}_{i,j}) + \mathcal{O}(h^4).$$

Si la pression p est choisie radiale, i.e. $p = p(r)$, Δp l'est aussi et $\Delta \Delta p$ le sera également. L'erreur commise entre $(-\Delta_h^\theta p)_{i,j}^{n+1}$ et $(-\Delta p)(\mathbf{x}_{i,j})$ sera alors radiale et l'effet d'orientation de maillage sera réduit avec un comportement isotropique de cette erreur.

3.2.2 Minimisation de l'anisotropie

Cette partie va s'intéresser à une autre méthode d'analyse de l'erreur sur le laplacien, appelée analyse de Fourier [94]. Les pressions sur le maillage sont écrites sous la forme

$$p_{i,j} = e^{I(ik\Delta x + j\ell\Delta y)}, \quad (3.11)$$

où I représente le nombre imaginaire tel que $I^2 = -1$ et $\mathbf{k} = {}^t(k, \ell) \in \mathbb{R}^2$ est le vecteur d'ondes. L'idée est d'envoyer cette onde plane sur le laplacien et sur sa discrétisation de sorte à obtenir les relations suivantes

$$(-\Delta p)_{i,j} = \mathcal{F}[-\Delta](\mathbf{k}) p_{i,j} \quad \text{et} \quad (-\Delta_h^\theta p)_{i,j} = \mathcal{F}[-\Delta_h^\theta](\mathbf{k}) p_{i,j}.$$

Les quantités $\mathcal{F}[-\Delta](\mathbf{k})$ et $\mathcal{F}[-\Delta_h^\theta](\mathbf{k})$ ne dépendent pas de (i, j) et sont nommées respectivement *symbole exact* et *symbole approché* du laplacien. L'erreur entre ces deux symboles est défini par

$$\mathcal{E}_{\Delta x, \Delta y}^\theta(\mathbf{k}) = \mathcal{F}[-\Delta](\mathbf{k}) - \mathcal{F}[-\Delta_h^\theta](\mathbf{k}).$$

Cette erreur va être calculée en deux temps avant d'aboutir au théorème suivant.

Théorème 3.2. *Pour Δx et Δy suffisamment petits, l'erreur du schéma 9P1s sur le laplacien est*

$$\mathcal{E}_{\Delta x, \Delta y}^\theta(\mathbf{k}) = - \left[\frac{1}{12} \Delta x^2 k^4 + \frac{1}{12} \Delta y^2 \ell^4 + \theta(\Delta x^2 + \Delta y^2) \ell^2 k^2 \right] + \mathcal{O}(\Delta x^4, \Delta y^4). \quad (3.12)$$

DÉMONSTRATION. Le symbole exact du laplacien est

$$\mathcal{F}[-\Delta](\mathbf{k}) = |\mathbf{k}| = k^2 + \ell^2. \quad (3.13)$$

En remplaçant chaque terme $p_{i\pm 1, j\pm 1}$ par sa transformée inverse de Fourier via (3.2.2), la nouvelle expression de la discrétisation du laplacien en 2-D $(-\Delta_h^\theta p)_{i,j}$, décrite avec la formule (3.1) est

$$\begin{aligned} \mathcal{F}[-\Delta_h^\theta](\mathbf{k}) = & \left(\frac{-e^{-Ik\Delta x} + 2 - e^{Ik\Delta x}}{\Delta x^2} e^{I\ell\Delta y} + \frac{-e^{I\ell\Delta y} + 2 - e^{-I\ell\Delta y}}{\Delta y^2} e^{-Ik\Delta x} \right) \times \theta \\ & + \left(\frac{-e^{-Ik\Delta x} + 2 - e^{Ik\Delta x}}{\Delta x^2} + \frac{-e^{I\ell\Delta y} + 2 - e^{-I\ell\Delta y}}{\Delta y^2} \right) \times (1 - 2\theta) \\ & + \left(\frac{-e^{-Ik\Delta x} + 2 - e^{Ik\Delta x}}{\Delta x^2} e^{-I\ell\Delta y} + \frac{-e^{I\ell\Delta y} + 2 - e^{-I\ell\Delta y}}{\Delta y^2} e^{Ik\Delta x} \right) \times \theta. \end{aligned}$$

Sachant que

$$-e^{-Ik\Delta x} + 2 - e^{Ik\Delta x} = 4 \sin^2 \left(\frac{k\Delta x}{2} \right), \quad (3.14a)$$

$$-e^{-I\ell\Delta y} + 2 - e^{I\ell\Delta y} = 4 \sin^2 \left(\frac{\ell\Delta y}{2} \right), \quad (3.14b)$$

le symbole approché du laplacien s'écrit alors

$$\begin{aligned} \mathcal{F}[-\Delta_h^\theta](\mathbf{k}) = & \left(4 \sin^2 \left(\frac{k\Delta x}{2} \right) \frac{e^{I\ell\Delta y}}{\Delta x^2} + 4 \sin^2 \left(\frac{\ell\Delta y}{2} \right) \frac{e^{-Ik\Delta x}}{\Delta y^2} \right) \times \theta \\ & + \left(4 \sin^2 \left(\frac{k\Delta x}{2} \right) \frac{1}{\Delta x^2} + 4 \sin^2 \left(\frac{\ell\Delta y}{2} \right) \frac{1}{\Delta y^2} \right) \times (1 - 2\theta) \\ & + \left(4 \sin^2 \left(\frac{k\Delta x}{2} \right) \frac{e^{-I\ell\Delta y}}{\Delta x^2} + 4 \sin^2 \left(\frac{\ell\Delta y}{2} \right) \frac{e^{Ik\Delta x}}{\Delta y^2} \right) \times \theta. \end{aligned}$$

En rassemblant les termes en Δx et ceux en Δy , le résultat suivant est obtenu

$$\begin{aligned} \mathcal{F}[-\Delta_h^\theta](\mathbf{k}) = & 4 \sin^2 \left(\frac{k\Delta x}{2} \right) \frac{\theta e^{I\ell\Delta y} + (1 - 2\theta) + \theta e^{-I\ell\Delta y}}{\Delta x^2} \\ & + 4 \sin^2 \left(\frac{\ell\Delta y}{2} \right) \frac{\theta e^{Ik\Delta x} + (1 - 2\theta) + \theta e^{-Ik\Delta x}}{\Delta y^2}. \end{aligned}$$

En utilisant (3.14), l'expression se réduit à

$$\mathcal{F}[-\Delta_h^\theta](\mathbf{k}) = 4 \sin^2 \left(\frac{k\Delta x}{2} \right) \frac{1 - 4\theta \sin^2 \left(\frac{\ell\Delta y}{2} \right)}{\Delta x^2} + 4 \sin^2 \left(\frac{\ell\Delta y}{2} \right) \frac{1 - 4\theta \sin^2 \left(\frac{k\Delta x}{2} \right)}{\Delta y^2}.$$

Sous l'hypothèse $|k|\Delta x \ll 1$ et $|\ell\Delta y| \ll 1$, le développement limité du $\sin^2$

$$\frac{\sin^2 X}{X^2} = 1 - \frac{X^2}{3} + \mathcal{O}(X^4) \quad (3.15)$$

amène à

$$\begin{aligned}
 \mathcal{F}[-\Delta_h^\theta](\mathbf{k}) &= \frac{4}{\Delta x^2} \left[\left(\frac{k\Delta x}{2} \right)^2 - \frac{1}{3} \left(\frac{k\Delta x}{2} \right)^4 \right] \left[1 - 4\theta \left(\frac{\ell\Delta y}{2} \right)^2 \right] \\
 &\quad + \frac{4}{\Delta y^2} \left[\left(\frac{\ell\Delta y}{2} \right)^2 - \frac{1}{3} \left(\frac{\ell\Delta y}{2} \right)^4 \right] \left[1 - 4\theta \left(\frac{k\Delta x}{2} \right)^2 \right] + \mathcal{O}(\Delta x^6, \Delta y^6) \\
 &= \frac{4}{\Delta x^2} \left(\frac{k\Delta x}{2} \right)^2 + \frac{4}{\Delta y^2} \left(\frac{\ell\Delta y}{2} \right)^2 + \frac{4}{\Delta x^2} \left[-\frac{1}{3} \left(\frac{k\Delta x}{2} \right)^4 - 4\theta \left(\frac{k\Delta x}{2} \right)^2 \left(\frac{\ell\Delta y}{2} \right)^2 \right] \\
 &\quad + \frac{4}{\Delta y^2} \left[-\frac{1}{3} \left(\frac{\ell\Delta y}{2} \right)^4 - 4\theta \left(\frac{k\Delta x}{2} \right)^2 \left(\frac{\ell\Delta y}{2} \right)^2 \right] + \mathcal{O}(\Delta x^6, \Delta y^6).
 \end{aligned}$$

Finalement, le symbole approché du laplacien en 2-D est

$$\begin{aligned}
 \mathcal{F}[-\Delta_h^\theta](\mathbf{k}) &= k^2 + \ell^2 - \left[\frac{1}{12} \Delta x^2 k^4 + \frac{1}{12} \Delta y^2 \ell^4 + \theta (\Delta x^2 + \Delta y^2) \ell^2 k^2 \right] \\
 &\quad + \mathcal{O}(\Delta x^4, \Delta y^4).
 \end{aligned} \tag{3.16}$$

L'erreur voulue correspond alors à la différence entre (3.13) et (3.16). $\square$

REMARQUE 3.3. Il est à noter que l'erreur $\mathcal{E}_{\Delta x, \Delta y}^\theta$ ne dépend pas seulement du pas de maillage Δx et Δy et du paramètre θ mais également du vecteur d'ondes $\mathbf{k}$. $\square$

Afin de mettre en évidence l'influence de la direction du vecteur d'onde $\mathbf{k} = {}^t(k, \ell)$, les coordonnées polaires sont utilisées avec les notations indiquées sur la figure 3.2

$$\begin{pmatrix} k \\ \ell \end{pmatrix} = |\mathbf{k}| \begin{pmatrix} \cos \varphi \\ \sin \varphi \end{pmatrix}. \tag{3.17}$$

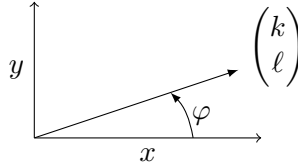


FIGURE 3.2 – Changement de variables pour la pression.

Lemme 3.1. *Pour Δx et Δy suffisamment petits, l'erreur sur le laplacien du schéma 9P1s s'écrit également*

$$\begin{aligned}
 \mathcal{E}_{\Delta x, \Delta y}^\theta(S) &= -|\mathbf{k}|^4 \left[S^2 \left\{ \frac{1}{12} (\Delta x^2 + \Delta y^2) - \theta (\Delta x^2 + \Delta y^2) \right\} \right. \\
 &\quad \left. + S \left\{ -\frac{1}{6} \Delta x^2 + \theta (\Delta x^2 + \Delta y^2) \right\} + \frac{\Delta x^2}{12} \right].
 \end{aligned} \tag{3.18}$$

DÉMONSTRATION. En utilisant le changement de variables (3.17), l'erreur (3.12) devient alors

$$\mathcal{E}_{\Delta x, \Delta y}^\theta(\varphi) = -|\mathbf{k}|^4 \left[\frac{1}{12} \{ \Delta x^2 \cos^4 \varphi + \Delta y^2 \sin^4 \varphi \} + \theta (\Delta x^2 + \Delta y^2) \cos^2 \varphi \sin^2 \varphi \right].$$

En posant $S = \sin^2 \varphi$, ainsi $1 - S = \cos^2 \varphi$, cette erreur devient donc

$$\mathcal{E}_{\Delta x, \Delta y}^\theta(S) = -|\mathbf{k}|^4 \left[\frac{1}{12} \{ \Delta x^2 (1 - S)^2 + \Delta y^2 S^2 \} + \theta (\Delta x^2 + \Delta y^2) (1 - S) S \right].$$

Finalement, le calcul de l'erreur sur le laplacien en 2-D est celui donné dans le Lemme 3.1. $\square$

Cette erreur (3.18) correspond à un polynôme de degré 2 en S . Le terme quadratique s'annule pour une valeur $\theta = \frac{1}{12}$, il s'agit alors d'une droite. Dans ce cas, l'erreur est dite monotone entre 0 et 1 pour un maillage carré ($\Delta x = \Delta y$). En maillage rectangulaire, cette erreur est dite isotrope car la droite n'est plus horizontale mais inclinée. L'horizontalité de la droite ne peut être atteinte car les valeurs aux extrémités (en 0 et 1) ne sont égales que si $\Delta x = \Delta y$. Cependant, une tentative pour la rendre la moins anisotrope possible est de prendre $\theta = \frac{1}{12}$, valeur qui correspond à une droite. Ce paramètre semble donc optimal pour rendre l'erreur en pression, d'un point de vue développements limités et dans le cas d'un maillage en carrés, invariante par rotation.

L'erreur en pression (3.18) est représentée sur la figure 3.3 pour différentes valeurs de θ . Lorsque $\theta = 0$, cela revient à étudier le schéma 5P. La courbe est tracée en rouge et elle semble être bien éloignée de la droite isotrope, tracée en vert.

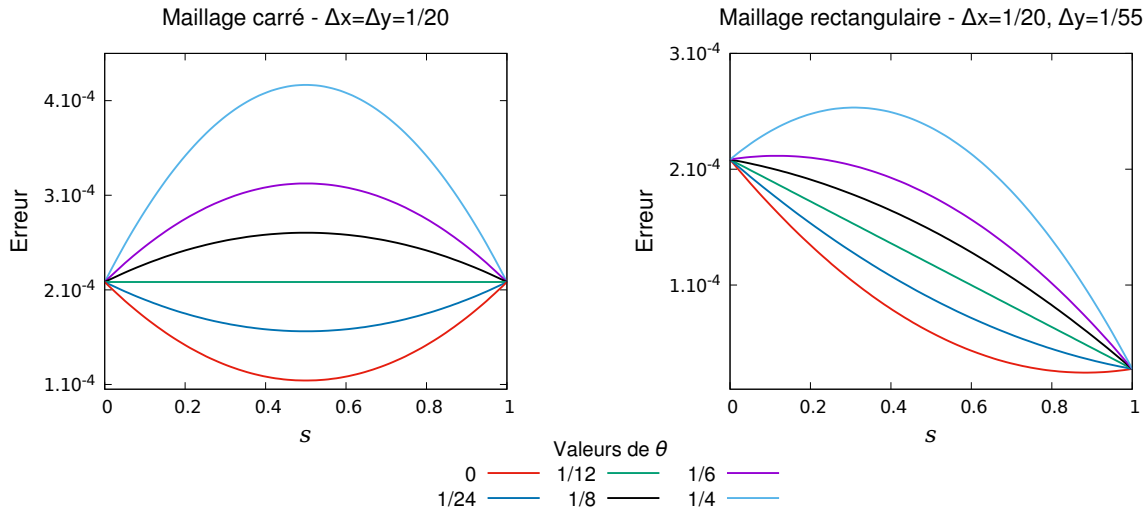


FIGURE 3.3 – Représentation du polynôme d'erreur (3.18) selon différentes valeurs de θ - Mailles carrées (à gauche) et rectangulaires (à droite).

La valeur de paramètre $\theta = \frac{1}{12}$ est donc trouvée par deux fois et ce avec deux méthodes d'analyse différentes sur l'équation en pression. Il est à noter également que cette valeur correspond à la valeur trouvée dans [35].

3.3 Analyse de l'erreur en saturation

Même si l'erreur trouvée sur l'équation en pression montre de bonnes propriétés, les ingénieurs sont cependant plus intéressés par une solution en saturation radiale ou une

solution ayant une erreur la plus isotrope possible. Cette fois, une méthode par analyse de la matrice de diffusion est réalisée.

3.3.1 Distribution angulaire

L'analyse qui suit porte sur l'équation en saturation avec un flux fractionnaire quelconque et avec une vitesse notée $\mathbf{u} = {}^t(a, b)$, où a et b sont positifs vérifiant $a\Delta x - b\Delta y \geq 0$. Cette condition permet de connaître de manière exacte les décentrement des flux fractionnaires. L'idée est de trouver l'équation équivalente en saturation et d'identifier les termes *via* la matrice de diffusion. Il s'agit d'une méthode d'analyse différente de celle avec Fourier, qui impose de considérer un flux fractionnaire linéaire et une vitesse uniforme.

Théorème 3.3. *Sans terme source, la discrétisation de l'équation en saturation (3.8) est une approximation du second ordre de l'équation équivalente suivante*

$$\phi \partial_t s + \operatorname{div}(f(s)\mathbf{u}) = \operatorname{div}(f'(s)\mathbf{D}_{x,y}^\theta \nabla s) + \mathcal{O}(\Delta x^2, \Delta y^2),$$

avec $\mathbf{D}_{x,y}^\theta$ matrice de diffusion du premier ordre définie par

$$\mathbf{D}_{x,y}^\theta = \begin{pmatrix} \frac{\Delta x}{2}a & \theta\left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y}\right)\Delta y b \\ \theta\left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y}\right)\Delta y b & \frac{\Delta y}{2}b - \theta\left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y}\right)\left(\frac{\Delta y^2}{\Delta x}b - \Delta y a\right) \end{pmatrix} \quad (3.19a)$$

si $a\Delta x - b\Delta y \geq 0$ et

$$\mathbf{D}_{x,y}^\theta = \begin{pmatrix} \frac{\Delta x}{2}a - \theta\left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y}\right)\left(\frac{\Delta x^2}{\Delta y}a - \Delta x b\right) & -\theta\left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y}\right)\Delta x a \\ -\theta\left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y}\right)\Delta x a & \frac{\Delta y}{2}b \end{pmatrix} \quad (3.19b)$$

sinon.

DÉMONSTRATION. Soit le champ de vitesse connu tel que $\mathbf{u} = {}^t(a, b) \in \mathbb{R}_+^2$ avec $a\Delta x - b\Delta y \geq 0$. Les formules de flux (3.5) deviennent

$$\begin{aligned} F_{i+1/2,j}^\theta &= \left[\frac{\Delta y}{\Delta x} - 2\theta\left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y}\right) \right] a\Delta x, & F_{i,j+1/2}^\theta &= \left[\frac{\Delta x}{\Delta y} - 2\theta\left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y}\right) \right] b\Delta y, \\ F_{i+1/2,j+1/2}^\theta &= \theta\left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y}\right) (a\Delta x + b\Delta y), & F_{i-1/2,j+1/2}^\theta &= \theta\left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y}\right) (a\Delta x - b\Delta y). \end{aligned}$$

L'introduction de ces flux dans l'équation en saturation discrétisée (3.8) par le schéma 9P1s aboutit à

$$\begin{aligned} \phi \partial_t s_{i,j}^n &+ \left[\frac{\Delta y}{\Delta x} - 2\theta\left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y}\right) \right] a\Delta x (f(s_{i,j}^n) - f(s_{i-1,j}^n)) \\ &+ \left[\frac{\Delta x}{\Delta y} - 2\theta\left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y}\right) \right] b\Delta y (f(s_{i,j}^n) - f(s_{i,j-1}^n)) \\ &+ \theta\left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y}\right) (a\Delta x + b\Delta y) (f(s_{i,j}^n) - f(s_{i-1,j-1}^n)) \\ &+ \theta\left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y}\right) (a\Delta x - b\Delta y) (f(s_{i,j}^n) - f(s_{i-1,j+1}^n)) = 0. \end{aligned}$$

Par développements limités sur $f(s_{i,j}^n)$, il vient de suite le résultat énoncé. Le raisonnement est similaire pour le cas où $a\Delta x - b\Delta y \leq 0$. $\square$

La matrice de diffusion (3.19) est écrite en coordonnées cartésiennes. La caractérisation de l'effet d'orientation de maillage s'effectuant sur une solution raidale, le passage en coordonnées polaires est adéquat. Notamment, le changement de variable est effectué sur le vecteur vitesse tel que

$$\begin{pmatrix} a \\ b \end{pmatrix} = |\mathbf{u}| \begin{pmatrix} \cos \gamma \\ \sin \gamma \end{pmatrix}. \quad (3.20)$$

De plus, l'angle de changement de signe de $a\Delta x - b\Delta y$ est défini par

$$\gamma^* = \arctan \frac{\Delta x}{\Delta y}.$$

Théorème 3.4. *Pour Δx et Δy suffisamment petits, l'erreur d'approximation de l'équation en saturation par le schéma 9P1s est*

$$\mathcal{E}^\theta(\mathbf{u}, \mathbf{k}) = |\mathbf{k}|^2 |\mathbf{u}| \begin{pmatrix} \cos \Omega, \sin \Omega \end{pmatrix} \begin{pmatrix} \tilde{A}^\theta(\gamma) & \tilde{B}^\theta(\gamma) \\ \tilde{B}^\theta(\gamma) & \tilde{C}^\theta(\gamma) \end{pmatrix} \begin{pmatrix} \cos \Omega \\ \sin \Omega \end{pmatrix}$$

avec si $\gamma \leq \gamma^*$,

$$\tilde{A}^\theta(\gamma) = \frac{\Delta x}{2} \cos^3 \gamma + 3\Delta y \theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) \cos \gamma \sin^2 \gamma + \frac{\Delta y}{2} \left\{ 1 - 2\theta \left(1 + \frac{\Delta y^2}{\Delta x^2} \right) \right\} \sin^3 \gamma, \quad (3.21a)$$

$$\begin{aligned} \tilde{B}^\theta(\gamma) &= \left\{ 2\Delta y \theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) - \frac{\Delta x}{2} \right\} \cos^2 \gamma \sin \gamma \\ &\quad + \frac{\Delta y}{2} \left\{ 1 - 2\theta \left(\frac{\Delta y^2}{\Delta x^2} + 1 \right) \right\} \cos \gamma \sin^2 \gamma - \Delta y \theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) \sin^3 \gamma, \end{aligned} \quad (3.21b)$$

$$\begin{aligned} \tilde{C}^\theta(\gamma) &= \left\{ \frac{\Delta x}{2} - 2\Delta y \theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) \right\} \cos \gamma \sin^2 \gamma \\ &\quad + \frac{\Delta y}{2} \left\{ 1 - 2\theta \left(1 + \frac{\Delta y^2}{\Delta x^2} \right) \right\} \cos^2 \gamma \sin \gamma + \Delta y \theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) \cos^3 \gamma \end{aligned} \quad (3.21c)$$

et si $\gamma \geq \gamma^*$,

$$\tilde{A}^\theta(\gamma) = \frac{\Delta x}{2} \left\{ 1 - 2\theta \left(1 + \frac{\Delta x^2}{\Delta y^2} \right) \right\} \cos^3 \gamma + 3\Delta x \theta \left(\frac{\Delta x}{\Delta y} + \frac{\Delta y}{\Delta x} \right) \cos^2 \gamma \sin \gamma + \frac{\Delta y}{2} \sin^3 \gamma, \quad (3.21d)$$

$$\begin{aligned} \tilde{B}^\theta(\gamma) &= \Delta x \theta \left(\frac{\Delta x}{\Delta y} + \frac{\Delta y}{\Delta x} \right) \cos^3 \gamma - \frac{\Delta x}{2} \left\{ 1 - 2\theta \left(1 + \frac{\Delta x^2}{\Delta y^2} \right) \right\} \cos^2 \gamma \sin \gamma \\ &\quad + \left\{ \frac{\Delta y}{2} - 2\Delta x \theta \left(\frac{\Delta x}{\Delta y} + \frac{\Delta y}{\Delta x} \right) \right\} \cos \gamma \sin^2 \gamma, \end{aligned} \quad (3.21e)$$

$$\begin{aligned} \tilde{C}^\theta(\gamma) &= \left\{ \frac{\Delta y}{2} - 2\Delta x \theta \left(\frac{\Delta x}{\Delta y} + \frac{\Delta y}{\Delta x} \right) \right\} \cos^2 \gamma \sin \gamma \\ &\quad + \frac{\Delta x}{2} \left\{ 1 - 2\theta \left(1 + \frac{\Delta x^2}{\Delta y^2} \right) \right\} \cos \gamma \sin^2 \gamma + \Delta x \theta \left(\frac{\Delta x}{\Delta y} + \frac{\Delta y}{\Delta x} \right) \sin^3 \gamma. \end{aligned} \quad (3.21f)$$

DÉMONSTRATION. La matrice de diffusion en coordonnées polaires s'écrit à l'aide de

$$\mathbf{D}_{r,\gamma}^\theta = \mathbf{P}^{-1} \mathbf{D}_{x,y}^\theta \mathbf{P}$$

avec $\mathbf{P}$ la matrice de passage

$$\mathbf{P} = \begin{pmatrix} \cos \gamma & -\sin \gamma \\ \sin \gamma & \cos \gamma \end{pmatrix}.$$

En reprenant (3.19), la matrice de diffusion en coordonnées polaires du schéma 9P1s s'écrit

$$\mathbf{D}_{r,\gamma}^\theta = \begin{pmatrix} \tilde{A}^\theta(\gamma) & \tilde{B}^\theta(\gamma) \\ \tilde{B}^\theta(\gamma) & \tilde{C}^\theta(\gamma) \end{pmatrix} \quad (3.22)$$

avec

$$\begin{aligned} \tilde{A}^\theta(\gamma) &= \frac{\Delta x}{2} a \cos^2 \gamma + 2\Delta y b \theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) \cos \gamma \sin \gamma \\ &\quad + \frac{\Delta y}{2} \sin^2 \gamma \left\{ b - 2\theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) \left(b \frac{\Delta y}{\Delta x} - a \right) \right\}, \\ \tilde{B}^\theta(\gamma) &= -\frac{\Delta x}{2} a \cos \gamma \sin \gamma + \Delta y b \theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) (\cos^2 \gamma - \sin^2 \gamma) \\ &\quad + \frac{\Delta y}{2} \cos \gamma \sin \gamma \left\{ b - 2\theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) \left(b \frac{\Delta y}{\Delta x} - a \right) \right\}, \\ \tilde{C}^\theta(\gamma) &= \frac{\Delta x}{2} a \sin^2 \gamma - 2\Delta y b \theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) \cos \gamma \sin \gamma \\ &\quad + \frac{\Delta y}{2} \cos^2 \gamma \left\{ b - 2\theta \left(\frac{\Delta y}{\Delta x} + \frac{\Delta x}{\Delta y} \right) \left(b \frac{\Delta y}{\Delta x} - a \right) \right\}. \end{aligned}$$

Ces expressions dépendent du vecteur vitesse ${}^t(a, b)$. Pour terminer les calculs, celui-ci est également changé en coordonnées polaires par

$$\begin{pmatrix} a \\ b \end{pmatrix} = |\mathbf{u}| \begin{pmatrix} \cos \gamma \\ \sin \gamma \end{pmatrix} \quad (3.23)$$

avec $0 \leq \gamma \leq \arctan(\frac{\Delta y}{\Delta x})$ pour respecter la condition de signe $a\Delta x - b\Delta y \geq 0$. Les trois premières équations de (3.21) sont alors retrouvées. Pour terminer la démonstration, il faut effectuer le même raisonnement en considérant cette fois la condition $a\Delta x - b\Delta y \leq 0$. $\square$

REMARQUE 3.4. Ces trois erreurs ont une signification : $\tilde{A}^\theta$, appelée *erreur longitudinale*, donne le comportement radial de la matrice de diffusion (cela correspond au cas où $\mathbf{u}$ est orienté dans la même direction que le vecteur d'ondes), $\tilde{C}^\theta$ correspond au comportement *transverse* (le vecteur $\mathbf{u}$ et le vecteur d'ondes sont perpendiculaires) et $\tilde{B}^\theta$ sera par la suite dénommé par l'*erreur en terme croisé*. $\square$

Les expressions (3.21) sont représentées sur la figure 3.4 en fonction de la variable $S = \sin^2 \gamma$ aussi bien en maillage carré qu'en maillage rectangulaire. La valeur optimale

$\theta = 1/12$ trouvée pour l'équation en pression (courbe noire) ne donne pas une droite même si l'erreur est presque isotropique en maillage carré sur l'erreur longitudinale et en terme croisé. Ainsi, cette valeur ne correspond pas au paramètre optimal pour l'équation en saturation. Contrairement à l'erreur longitudinale et à l'erreur en terme croisé, l'erreur transverse est plus sensible à la variation du paramètre θ avec notamment des valeurs en 0 et 1 dépendant du paramètre θ .

3.3.2 Minimisation de l'anisotropie

Maintenant que les expressions des erreurs sont calculées sous forme d'éléments d'une matrice de diffusion, il faut tenter de minimiser l'une d'entre elles pour trouver le paramètre optimal pour l'équation en saturation. L'étude sur l'analyse de la pression (section précédente) amenait à une erreur sous la forme d'un polynôme de degré 2. Ici, il y a 3 courbes à considérer ($\tilde{A}^\theta$, $\tilde{B}^\theta$ et $\tilde{C}^\theta$) afin de déterminer le paramètre optimal θ .

Seules les extrémités de l'erreur longitudinale $\tilde{A}^\theta$ ne dépendent pas de θ (en $S = 0$ et $S = 1$). Les valeurs extrêmes de cette erreur sont

$$\tilde{A}^\theta(S = 0) = \frac{\Delta x}{2} \quad \text{et} \quad \tilde{A}^\theta(S = 1) = \frac{\Delta y}{2}.$$

L'erreur anisotropique est alors considérée comme étant la droite d'équation

$$\tilde{A}^*(S) = \frac{\Delta y}{2}S + \frac{\Delta x}{2}(1 - S). \quad (3.24)$$

Approcher exactement cette droite sur tout l'intervalle $S \in [0, 1]$ est trop complexe, c'est pourquoi la minimisation effectuée va permettre de trouver le paramètre qui coupe cette droite idéale en $S^* = \sin^2 \gamma^*$. Ce paramètre sera dit suboptimal puisqu'il aligne uniquement trois points sur la droite. La minimisation de l'erreur en saturation consiste alors à trouver θ^* tel que $\tilde{A}^*(S^*) = \tilde{A}^{\theta^*}(S^*)$.

Théorème 3.5. *Le paramètre suboptimal au problème ci-dessus est*

$$\theta^* = \frac{1}{4} \left(\frac{\Delta x + \Delta y}{\sqrt{\Delta x^2 + \Delta y^2}} - 1 \right).$$

DÉMONSTRATION. L'équation de la droite idéale au point de transition S^* s'écrit

$$\tilde{A}^*(S^*) = \frac{\Delta y}{2}S^* + \frac{\Delta x}{2}(1 - S^*). \quad (3.25)$$

Comme $\gamma^* = \arctan \frac{\Delta x}{\Delta y}$, la valeur du point de transition en S vaut

$$S^* = \sin^2 \gamma^* = \frac{\Delta x^2}{\Delta x^2 + \Delta y^2}.$$

L'équation (3.25) devient alors

$$\tilde{A}^*(S^*) = \frac{\Delta y}{2} \frac{\Delta x^2}{\Delta x^2 + \Delta y^2} + \frac{\Delta x}{2} \frac{\Delta y^2}{\Delta x^2 + \Delta y^2},$$

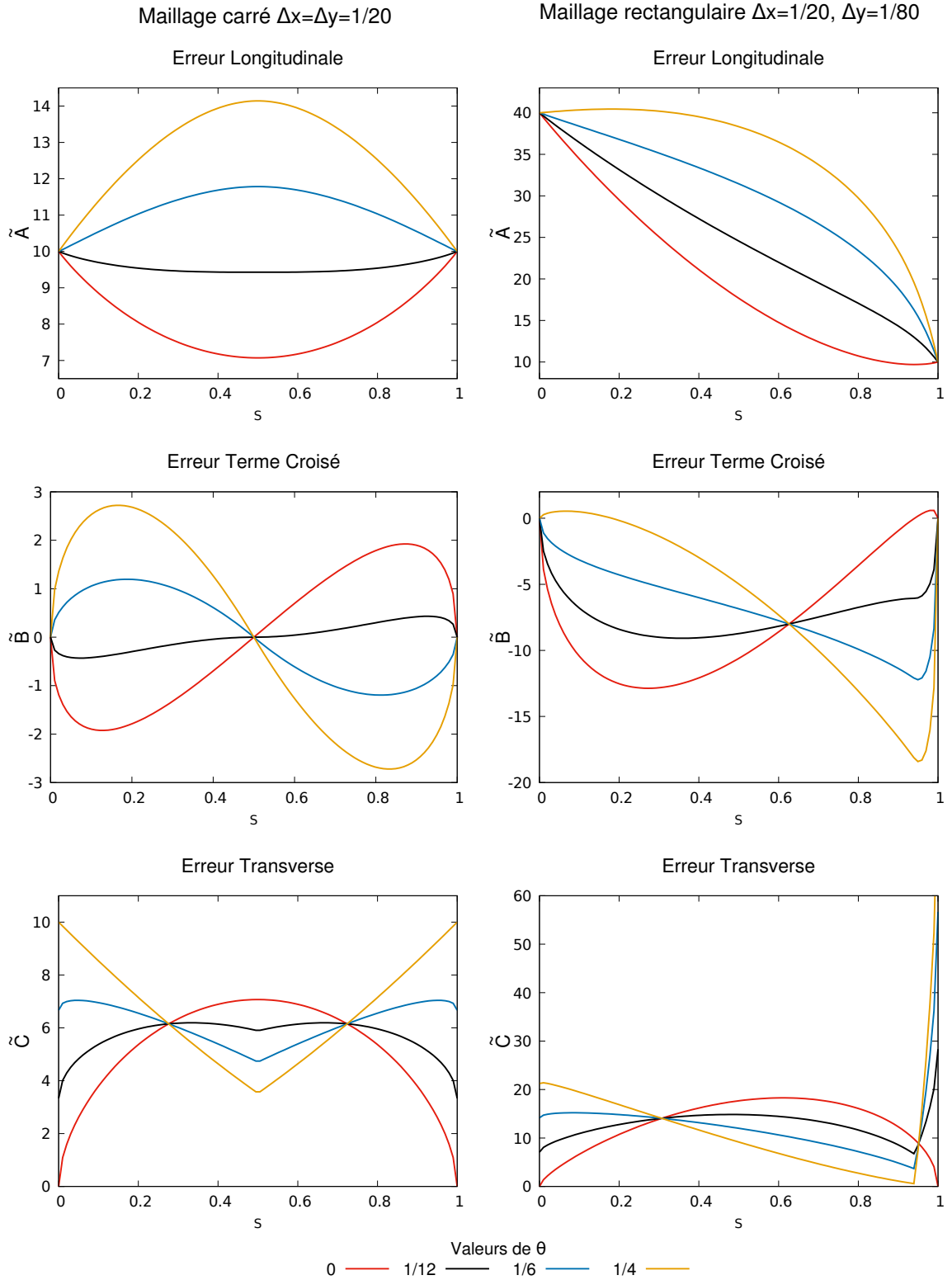


FIGURE 3.4 – Représentation des erreurs longitudinales, termes croisés et transverses pour des maillages carrés et rectangulaires selon différentes valeurs du paramètre θ .

ce qui donne aussi

$$\tilde{A}^*(S^*) = \frac{\Delta x \Delta y}{\Delta x^2 + \Delta y^2} \frac{\Delta x + \Delta y}{2}.$$

En s'aidant des valeurs dans (3.21) en γ , l'erreur longitudinale écrite en variable S est

$$\begin{aligned} \tilde{A}^\theta(S) = & \frac{\Delta x}{2}(1-S)^{3/2} + \frac{\Delta y}{2} \left(1 - 2\theta \left(1 + \frac{\Delta y^2}{\Delta x^2} \right) \right) S^{3/2} \\ & + 3\Delta y \theta \left(\frac{\Delta x}{\Delta y} + \frac{\Delta y}{\Delta x} \right) (1-S)^{1/2} S \end{aligned}$$

si $S \leq S^*$, et

$$\begin{aligned} \tilde{A}^\theta(S) = & \frac{\Delta y}{2} S^{3/2} + \frac{\Delta x}{2} \left(1 - 2\theta \left(1 + \frac{\Delta x^2}{\Delta y^2} \right) \right) (1-S)^{3/2} \\ & + 3\Delta x \theta \left(\frac{\Delta x}{\Delta y} + \frac{\Delta y}{\Delta x} \right) (1-S) S^{1/2} \end{aligned}$$

pour $S \geq S^*$. Ainsi, la valeur de $\tilde{A}^\theta$ en S^* est

$$\tilde{A}^\theta(S^*) = \frac{1 + 4\theta^*}{2} \frac{\Delta x \Delta y}{\sqrt{\Delta x^2 + \Delta y^2}}.$$

La valeur du paramètre θ^* cherchée est telle que $\tilde{A}^*(S^*) = \tilde{A}^\theta(S^*)$, soit

$$\frac{\Delta x \Delta y}{\Delta x^2 + \Delta y^2} \frac{\Delta x + \Delta y}{2} = \frac{1 + 4\theta^*}{2} \frac{\Delta x \Delta y}{\sqrt{\Delta x^2 + \Delta y^2}}.$$

Certaines simplifications par $\Delta x \Delta y$ et $\sqrt{\Delta x^2 + \Delta y^2}$ peuvent se faire pour obtenir

$$\frac{1 + 4\theta^*}{\sqrt{\Delta x^2 + \Delta y^2}} = \frac{\Delta x + \Delta y}{\Delta x^2 + \Delta y^2}$$

ce qui équivaut à

$$1 + 4\theta^* = \frac{\Delta x + \Delta y}{\sqrt{\Delta x^2 + \Delta y^2}}$$

pour aboutir finalement à la valeur donnée dans le Théorème 3.5. $\square$

REMARQUE 3.5. Cette valeur dépend du pas de maillage Δx et Δy . Dans le cas d'un maillage carré, la valeur

$$\theta^* = \frac{\sqrt{2} - 1}{4},$$

est celle qui avait été établi par Eymard, Masson et Guichard dans [42]. $\square$

Proposition 3.3. *Uniquement pour la valeur θ^* , la propriété d'invariance suivante*

$$\text{Si } 0 \leq \gamma \leq \frac{\pi}{4}, \text{ alors } \mathbf{D}_{r,\gamma}^{\theta^*}(\gamma) = \mathbf{D}_{r,\gamma}^{\theta^*}(\gamma + \frac{\pi}{4})$$

est vérifiée pour le schéma 9P1s.

DÉMONSTRATION. Il suffit de montrer l'égalité de chacun des termes de la matrice de diffusion. $\square$

Sur la figure 3.5 est représentée l'erreur longitudinale $\tilde{A}^\theta$ pour différentes valeurs de θ et pour différents rapport de mailles. La courbe verte correspond à l'erreur isotropique (3.24) tandis qu'en jaune est tracée l'erreur avec le paramètre optimal θ^* . Quelque soit le rapport de mailles, la courbe jaune est nettement plus proche de la droite isotrope. Le point de transition S^* a une influence sur la courbe de l'erreur longitudinale ; en effet, il dépend du rapport de mailles $\Delta x/\Delta y$. L'intersection entre l'erreur isotrope et l'erreur longitudinale en est affectée : le point de transition est plus petit pour des rapports de mailles inférieurs à 1 (à gauche) et se rapproche de 1 pour des rapports de mailles supérieurs à 1 (à droite).

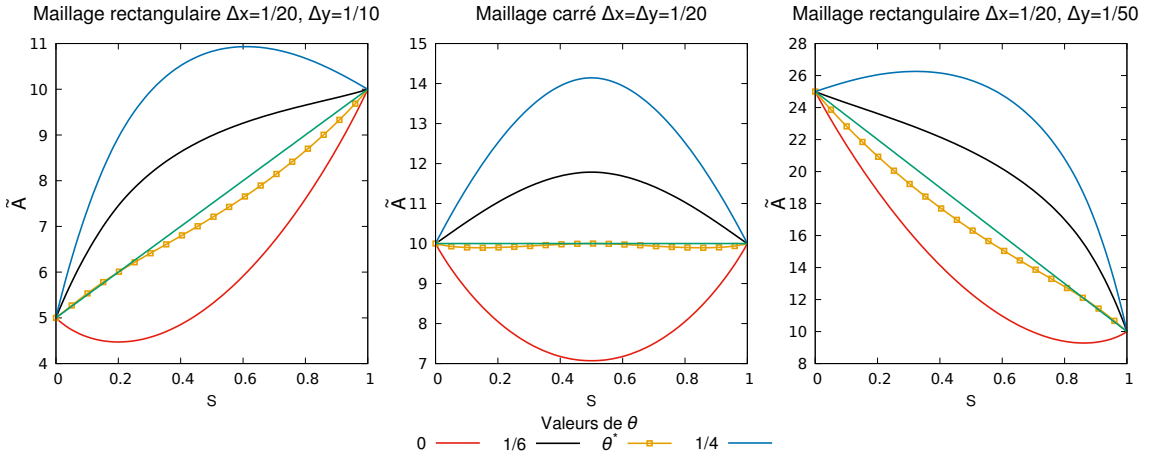


FIGURE 3.5 – Représentation de l'erreur longitudinale avec plusieurs paramètres θ utilisées dans le schéma 9P1s.

3.4 Résultats numériques

Suite à ces différents calculs de minimisation, plusieurs valeurs optimales de paramètre θ ont été explicitées. Les solutions changeant peu d'une valeur à l'autre de θ , les résultats présentés ici n'utilisent que le paramètre suboptimal pour l'équation en saturation θ^* .

3.4.1 Cas radial

Le cas test radial avec un unique puits centra, expliqué §2.4.1, est repris ici. En résolvant le problème (2.67) avec le schéma 9P1s, les résultats obtenus sont présentés sur la figure 3.6. Ils sont très bons en maillage carré, à gauche sur la figure. L'erreur en pression est minimale et cela se reflète sur la solution en saturation. Comparés aux résultats obtenus avec le schéma 5P (figure 2.15), l'amélioration est tout de suite visible car les pics dans les directions principales ont disparu et la solution est bien radiale. Cependant, lorsque le maillage reste cartésien mais avec des mailles rectangulaires (à droite sur la figure 3.6),

la solution devient de plus en plus ovale. L'effet de maillage existe à nouveau, sous un aspect différent que celui constaté avec le schéma 5P, car l'erreur n'est pas commise sur la direction verticale mais uniquement sur la direction horizontale. Cet étirement de la solution est provoqué par le fait que les mailles sont plus allongées que hautes en maillage rectangulaire.

Cette déformation se distingue d'autant plus en regardant les profils de pression et de saturation (figures 3.7 et 3.8). En maillage carré, aucune différence n'est discernable entre les profils médians et diagonaux que ce soit pour la pression ou pour la saturation. Or, dès que les mailles s'allongent dans la direction horizontale (figure 3.8), l'effet d'orientation de maillage réapparaît, notamment sur l'axe médian horizontal (en bleu) dont le front est plus avancé que celui de l'axe médian vertical (en jaune).

Cette différence de répartition peut être due au fait qu'un seul paramètre est utilisé pour tout le maillage et dans toutes les directions. En effet, le paramètre du schéma est fixe et ne s'adapte pas au maillage, que ce soit en terme de mailles rectangulaires ou si le maillage est irrégulier.

3.4.2 Cas à 5 puits

Le cas étudié ici est celui où il y a cinq puits (voir section 2.4.2) et montrant l'influence de l'orientation du maillage. Sur la figure 3.9, l'utilisation du schéma 9P1s a sensiblement réduit l'effet de l'orientation de maillage puisque les solutions obtenues sont presque identiques sur les deux maillages. Là encore, comparé au schéma 5P figure 2.21, l'amélioration est grande : les écoulements sont symétriques par rapport aux puits et non par rapport au maillage puisqu'aucune direction privilégiée n'est visualisée.

Les courbes de percées d'eau au cours du temps sont représentées sur la figure 3.10. Même si les débits diffèrent légèrement, les puits du maillage diagonal produisent au même instant que les puits du maillage parallèle. Aucun puits, et par là même aucun axe, n'est privilégié par le schéma 9P1s. Ce résultat est intéressant pour les ingénieurs puisqu'il permet de prédire efficacement la durée de production d'huile et de connaître l'instant de percée d'eau.

Cela vient renforcer les conclusions déjà encourageantes vues précédemment lors du cas radial. Lorsque le maillage est composé de mailles carrées, le schéma 9P1s avec le paramètre θ^* est nettement plus efficace que le schéma 5P. Même en changeant de valeur de paramètre, les résultats sur ce cas test sont très bons et donnent des solutions semblables sans effet de maillage.

3.4.3 Cas digitations

Ce cas test des digitations, détaillé au §2.4.3, permet de mettre en évidence le caractère instable de la solution avec la formation de digitations au cours du temps. Les résultats de cette simulation obtenus avec le schéma 9P1s sont représentés sur la figure 3.11. Contrairement aux schémas précédents, les digitations ici n'apparaissent plus au cours du temps ; le front est stable et ne se déforme pas au cours de la simulation. Les instabilités sont « contrôlées » par ce schéma et non développées comme elles l'étaient avec le schéma 5P (figure 2.23). Le schéma 9P1s limite ainsi la propagation des digitations au cours du temps, phénomène pourtant instable pour un rapport de mobilités défavorable.

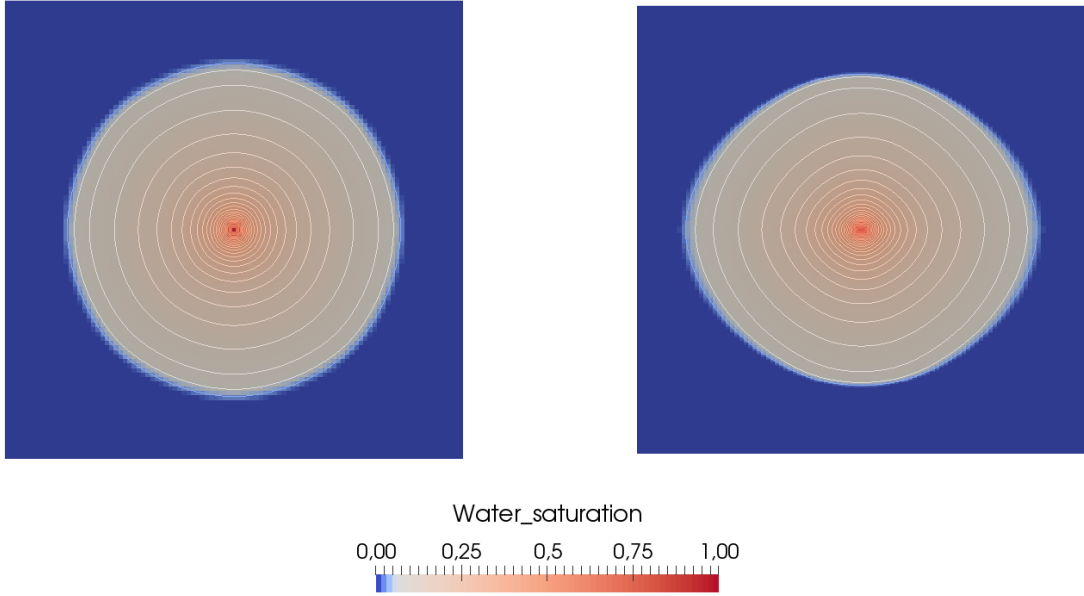


FIGURE 3.6 – Champs de saturation au temps $T = 0.05s$ obtenu sur maillage carré (à gauche) et sur maillage rectangulaire (à droite) avec le schéma 9P1s pour $M = 200$.

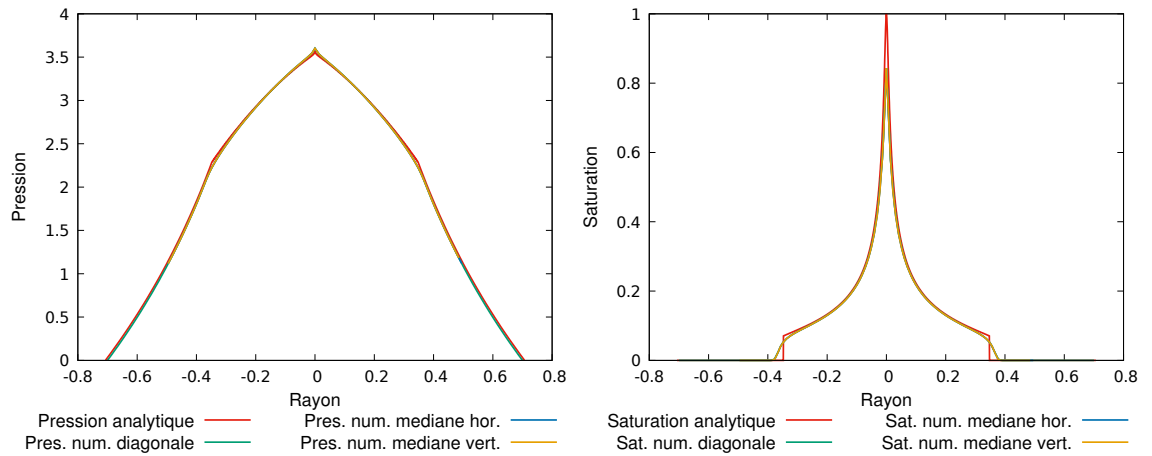


FIGURE 3.7 – Coupes selon différentes directions en pression (à gauche) et en saturation (à droite) de la solution obtenue avec le schéma 9P1s pour $M = 200$ en maillage carré 101×101 .

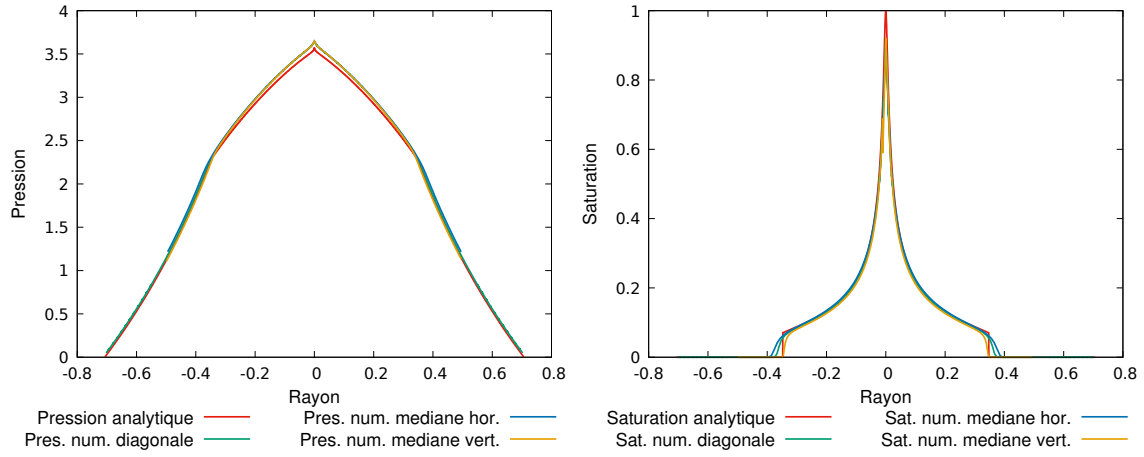


FIGURE 3.8 – Coupes selon différentes directions en pression (à gauche) et en saturation (à droite) de la solution obtenue avec le schéma 9P1s pour $M = 200$ en maillage rectangulaire 101×301 .

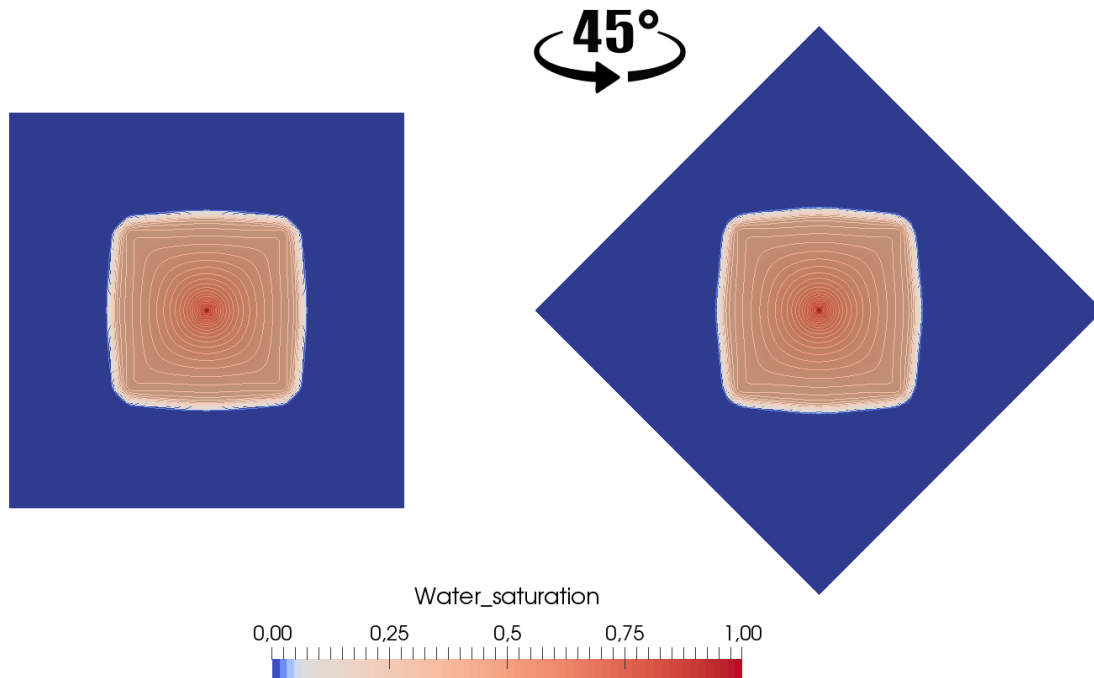


FIGURE 3.9 – Champs de saturation au temps $T = 200$ jours pour $M = 100$, obtenu avec le schéma 9P1s en maillage diagonal (à gauche) et maillage parallèle (à droite).

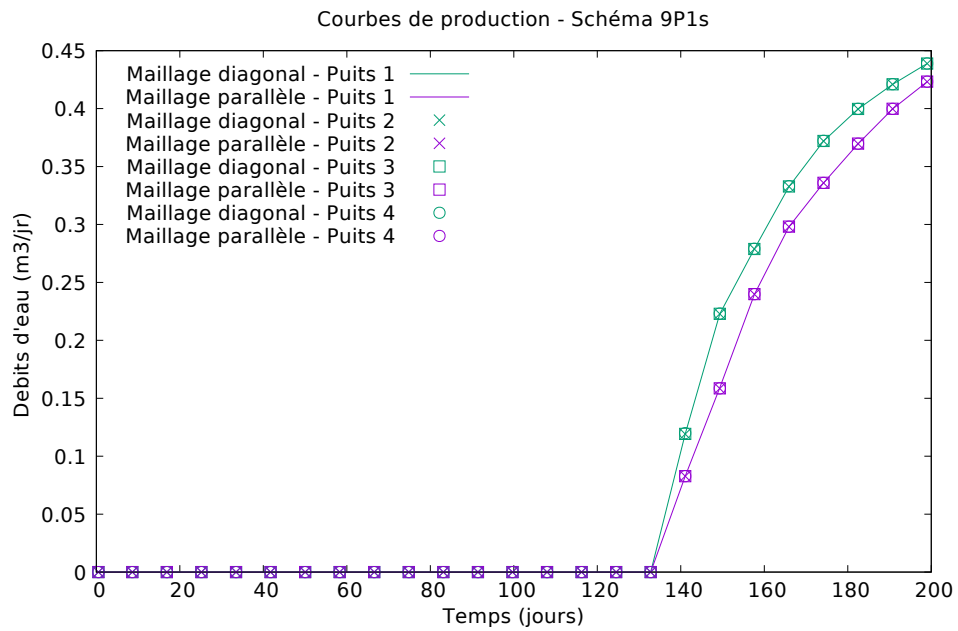


FIGURE 3.10 – Courbes de production d’eau au cours du temps aux puits producteurs pour $M = 100$ en maillages diagonal et parallèle avec le schéma 9P1s.

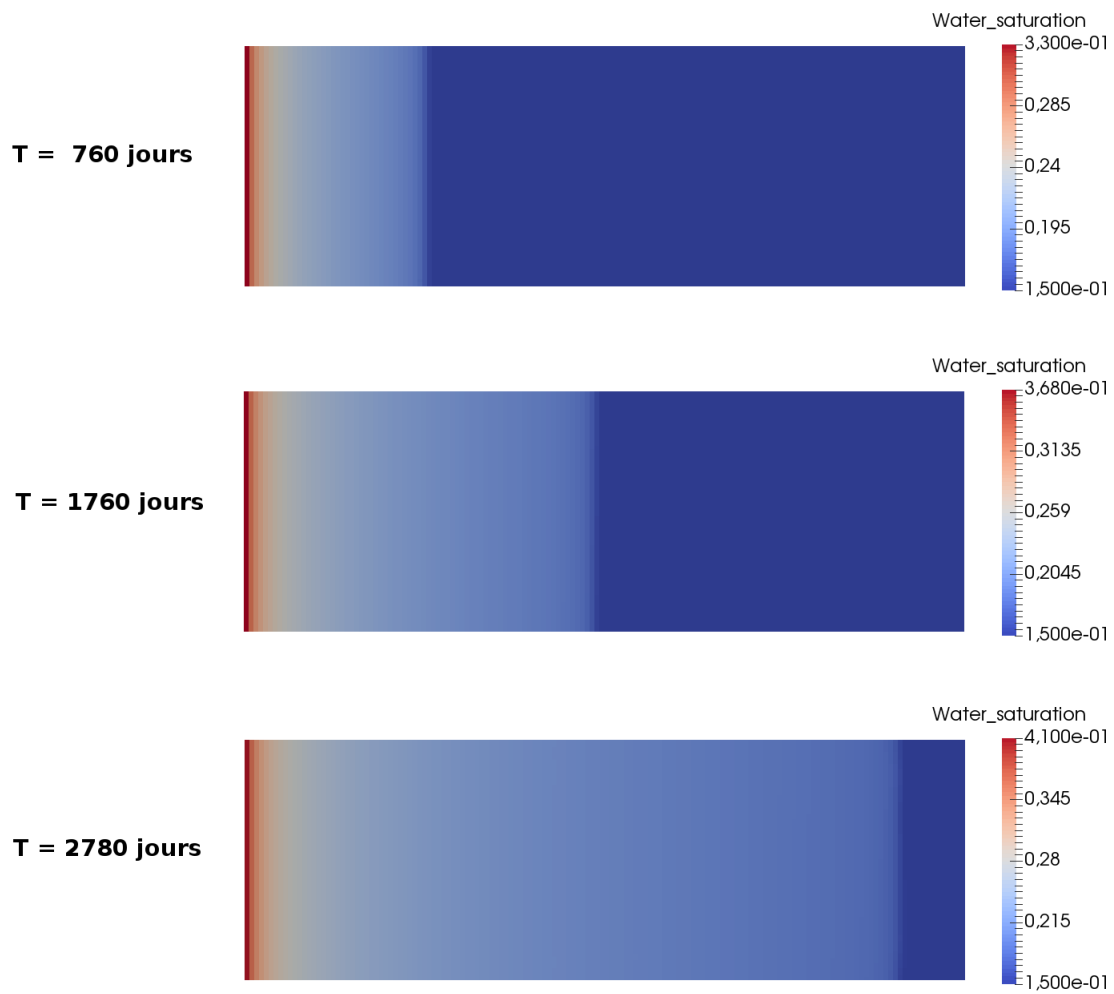


FIGURE 3.11 – Représentation de la saturation à différents temps de simulation pour le cas digitations avec le schéma 9P1s.

Chapitre 4

Amélioration du schéma multi-dimensionnel paramétré par une fonction

Sommaire

4.1	Description du schéma MD1f	84
4.1.1	Forme générale	84
4.1.2	Cas d'une vitesse uniforme	91
4.2	Analyse de l'erreur	93
4.3	Minimisation des erreurs	98
4.3.1	Minimisation de l'erreur longitudinale	98
4.3.2	Minimisation de l'erreur en terme croisé	101
4.4	Résultats numériques	103
4.4.1	Cas radial	103
4.4.2	Cas à 5 puits	104
4.4.3	Cas digitations	104

Dans le schéma 9P1s du chapitre §3, la modification du schéma de transport pour la saturation découle de celle du schéma pour la pression par décentrage amont. Il est alors naturel d'envisager une alternative où le schéma est directement appliqué sur l'équation en saturation, laissant tel quel celui de la pression. C'est ce qui est mis en œuvre ici avec l'espoir qu'en délogeant un schéma de transport sophistiqué, de type multi-dimensionnel par exemple, l'effet d'orientation de maillage sera davantage réduit.

En effet, au lieu de se contenter de la direction normale à chaque arête, un schéma multi-dimensionnel fait l'effort de suivre de plus près les lignes de courant. Le schéma multi-dimensionnel retenu pour l'étude est celui de Kozdon et al. [59], dont la construction est rappelée en §4.1. Ce choix est motivé non seulement par les bons résultats que semblent obtenir les auteurs sur des simulations diphasiques mais aussi par le fait que le schéma dispose d'un degré de liberté fonctionnel ajustable d'où d'ailleurs l'acronyme MD1f.

Comme réalisé en §4.2, le paradigme d'optimisation, introduit au chapitre précédent, se transpose assez aisément au cas présent, malgré une relative lourdeur du calcul des variations associé. Ainsi, il est possible de connaître le « meilleur » paramètre selon un

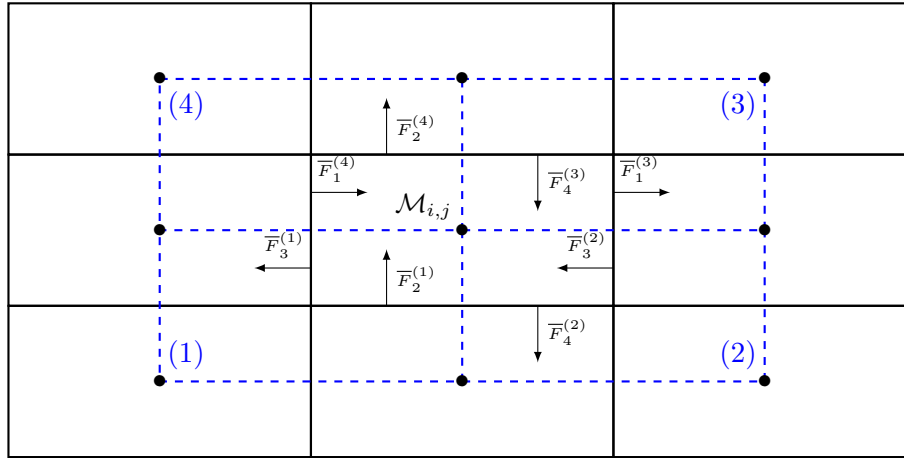


FIGURE 4.1 – Définition des zones d'interaction et du maillage dual.

critère de « moindre anisotropie ». Enfin, la section §4.4 regroupe les résultats numériques correspondant à ce schéma MD1f optimisé.

4.1 Description du schéma MD1f

Il existe un grand nombre de schémas multi-dimensionnels dans la littérature scientifique comme par exemple les travaux de Colella [30], d'Edwards [38], de Lamine [67], de Kozdon et al. [59] et plus récemment de Hamon et al. [54]. Dans le cadre de cette thèse, uniquement le schéma de Kozdon est étudié. Néanmoins, sous l'hypothèse d'une vitesse uniforme et suivant le choix de certains paramètres, il est équivalent à d'autres schémas multi-dimensionnels comme le schéma de Colella [30] ou encore le schéma Narrow de Roe et Sidilkover [81]. Dans [59,62–64], le schéma MD1f est utilisé pour discrétiser les équations du système issues de la formulation par phases (2.2). Il est proposé ici d'appliquer ce schéma sur la formulation en flux fractionnaire comme cela est fait dans [54]. À la différence des travaux de Hamon et al., où ils utilisent une discrétisation totalement implicite en temps, le schéma de Kozdon est employé avec la discrétisation IMPES en temps.

4.1.1 Forme générale

La description du schéma MD1f passe avant tout par la définition des zones d'interaction dont l'ensemble forme un *maillage dual*. Celui-ci est construit en joignant les centres des mailles du maillage initial comme illustré la figure 4.1. Ainsi, la maille $\mathcal{M}_{i,j}$ fait partie de quatre zones d'interaction représentées par l'exposant (m) et numérotées localement de 1 et 4 dans le sens inverse des aiguilles d'une montre en commençant par le coin inférieur gauche.

Chaque maille est subdivisée en quatre sous-mailles d'une zone d'intersection différente et chaque arête est coupée en deux demi-arête de zones d'interaction différentes. Au sein d'une même zone d'interaction, les sous-mailles et les demi-arêtes sont numérotées comme illustrées par la figure 4.2. Le sens des normales à chacune des demi-arêtes y est indiqué

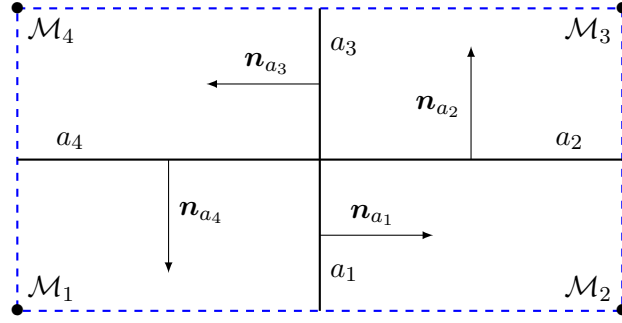


FIGURE 4.2 – Convention de l'orientation des flux dans une zone d'interaction.

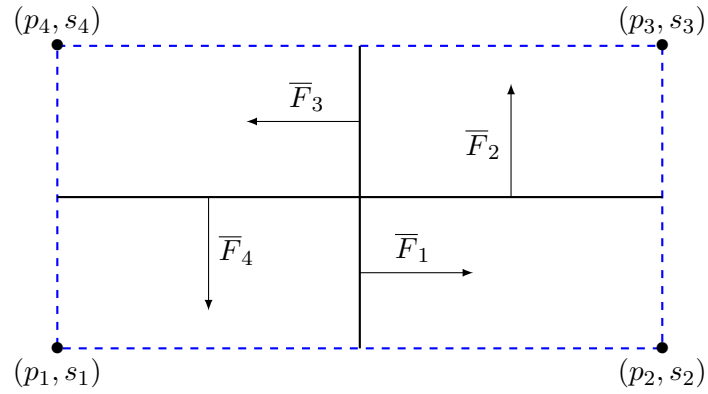


FIGURE 4.3 – Entités dans une zone d'interaction.

et est orienté dans le sens inverse des aiguilles d'une montre.

Dans la suite, pour la zone d'interaction (m) , les inconnues de pression et de saturation dans chacune des sous-maillles k , $k \in \{1, \dots, 4\}$ seront notées $p_k^{(m)}$ et $s_k^{(m)}$. Ces inconnues sont définies aux sommets des zones d'interaction (voir figure 4.3) et comme ces sommets coïncident avec les centres des mailles, il vient

$$p_{i,j} = p_3^{(1)} = p_4^{(2)} = p_1^{(3)} = p_2^{(4)}, \quad (4.1a)$$

$$s_{i,j} = s_3^{(1)} = s_4^{(2)} = s_1^{(3)} = s_2^{(4)}. \quad (4.1b)$$

Résolution de l'équation en pression

Contrairement au schéma 5P, le raisonnement s'effectue ici sur les demi-arêtes $a_k^{(m)}$ et non plus sur les arêtes entières. Ainsi, le principe des volumes finis appliqué à l'équation en pression (2.42a) aboutit à l'équation de bilans de flux (2.47) réécrite par demi-arêtes sous la forme

$$\begin{aligned} & - \left(\int_{a_1^{(3)}} \kappa \lambda(s^n) \nabla p \cdot \mathbf{n}_{a_1^{(3)}}(x_{i+1/2}, y) dy - \int_{a_3^{(2)}} \kappa \lambda(s^n) \nabla p \cdot \mathbf{n}_{a_3^{(2)}}(x_{i+1/2}, y) dy \right) \\ & + \left(\int_{a_1^{(4)}} \kappa \lambda(s^n) \nabla p \cdot \mathbf{n}_{a_1^{(4)}}(x_{i-1/2}, y) dy - \int_{a_3^{(1)}} \kappa \lambda(s^n) \nabla p \cdot \mathbf{n}_{a_3^{(1)}}(x_{i-1/2}, y) dy \right) \\ & - \left(\int_{a_2^{(4)}} \kappa \lambda(s^n) \nabla p \cdot \mathbf{n}_{a_2^{(4)}}(x, y_{j+1/2}) dx - \int_{a_4^{(3)}} \kappa \lambda(s^n) \nabla p \cdot \mathbf{n}_{a_4^{(3)}}(x, y_{j+1/2}) dx \right) \\ & + \left(\int_{a_2^{(1)}} \kappa \lambda(s^n) \nabla p \cdot \mathbf{n}_{a_2^{(1)}}(x, y_{j-1/2}) dx - \int_{a_4^{(2)}} \kappa \lambda(s^n) \nabla p \cdot \mathbf{n}_{a_4^{(2)}}(x, y_{j-1/2}) dx \right) \\ & = \int_{\mathcal{M}_{i,j}} q^{n+1} dx dy. \end{aligned} \quad (4.2)$$

Le schéma MD1f discrétise alors l'équation de bilan de flux par

$$\left(\bar{F}_1^{(3)} - \bar{F}_3^{(2)} \right) - \left(\bar{F}_1^{(4)} - \bar{F}_3^{(1)} \right) + \left(\bar{F}_2^{(4)} - \bar{F}_4^{(3)} \right) - \left(\bar{F}_2^{(1)} - \bar{F}_4^{(2)} \right) = \Delta x \Delta y q_{i,j}^{n+1} \quad (4.3)$$

où les flux numériques $\bar{F}_k^{(m)}$ sont une approximation des termes $\int_{a_k^{(m)}} \kappa \lambda(s^n) \nabla p \cdot \mathbf{n}_{a_k^{(m)}} da$, calculés par le schéma TPFA afin d'aboutir à

$$\bar{F}_1^{(m)} = \frac{1}{2} \frac{\Delta y}{\Delta x} \kappa \bar{\lambda}_1^{(m)} \left(p_1^{(m)} - p_2^{(m)} \right), \quad (4.4a)$$

$$\bar{F}_2^{(m)} = \frac{1}{2} \frac{\Delta x}{\Delta y} \kappa \bar{\lambda}_2^{(m)} \left(p_2^{(m)} - p_3^{(m)} \right), \quad (4.4b)$$

$$\bar{F}_3^{(m)} = \frac{1}{2} \frac{\Delta y}{\Delta x} \kappa \bar{\lambda}_3^{(m)} \left(p_3^{(m)} - p_4^{(m)} \right), \quad (4.4c)$$

$$\bar{F}_4^{(m)} = \frac{1}{2} \frac{\Delta x}{\Delta y} \kappa \bar{\lambda}_4^{(m)} \left(p_4^{(m)} - p_1^{(m)} \right). \quad (4.4d)$$

Les quantités $\bar{\lambda}_k^{(m)}$ sont les mobilités totales sur chacune des demi-arêtes $a_k^{(m)}$, approchées soit par un simple décentrage amont

$$\bar{\lambda}_k^{(m)} = \begin{cases} \lambda(s_k^{(m)}) & \text{si } p_k^{(m)} \geq p_{k+1}^{(m)}, \\ \lambda(s_{k+1}^{(m)}) & \text{sinon,} \end{cases}$$

soit par moyenne harmonique

$$\bar{\lambda}_k^{(m)} = \frac{2\lambda(s_k^{(m)})\lambda(s_{k+1}^{(m)})}{\lambda(s_k^{(m)}) + \lambda(s_{k+1}^{(m)})}.$$

Le schéma MD1f utilise normalement un décentrage des mobilités plus sophistiqué. Or, pour la pression, il n'est pas nécessaire de faire ce choix puisque le travail sur les lignes de courant s'effectue sur l'équation en saturation uniquement.

Il est rappelé que dans le cadre du schéma IMPES, les pressions $p_k^{(m)}$ et les saturations $s_k^{(m)}$ sont, dans les expressions ci-dessus, considérées respectivement aux instants t^{n+1} et t^n . L'exposant $n+1$ pour les pressions et l'exposant n pour les saturations ne sont pas écrits afin de ne pas alourdir davantage les notations.

En reportant les relations (4.1) dans les expressions (4.4) et en utilisant les définitions des flux $F_{i\pm 1/2,j}$ et $F_{i,j\pm 1/2}$ donnée en (2.49), il est facile d'avoir les relations suivantes

$$\begin{aligned} \bar{F}_1^{(3)} = -\bar{F}_3^{(2)} &= \frac{1}{2}F_{i+1/2,j}, & \bar{F}_1^{(4)} = -\bar{F}_3^{(1)} &= \frac{1}{2}F_{i-1/2,j}, \\ \bar{F}_2^{(4)} = -\bar{F}_4^{(3)} &= \frac{1}{2}F_{i,j+1/2}, & \bar{F}_2^{(1)} = -\bar{F}_4^{(2)} &= \frac{1}{2}F_{i,j-1/2}, \end{aligned}$$

et d'en déduire

$$\begin{aligned} F_{i+1/2,j} &= \bar{F}_1^{(3)} - \bar{F}_3^{(2)}, & F_{i-1/2,j} &= \bar{F}_1^{(4)} - \bar{F}_3^{(1)}, \\ F_{i,j+1/2} &= \bar{F}_2^{(4)} - \bar{F}_4^{(3)}, & F_{i,j-1/2} &= \bar{F}_2^{(1)} - \bar{F}_4^{(2)}. \end{aligned}$$

Ainsi, l'équation de bilan de flux (4.3) peut se réécrire sous la forme

$$F_{i+1/2,j} - F_{i-1/2,j} + F_{i,j+1/2} - F_{i,j-1/2} = \Delta x \Delta y q_{i,j}^{n+1}$$

et l'équation en pression est discrétisée de manière identique à celle du schéma 5P, présenté au chapitre 2.

La gestion des conditions de bords ne pose pas de problème particulier. En effet, comme le schéma MD1f pour la pression correspond au schéma 5P, les conditions de bords sont prises en compte de manière identique (voir formules (2.53) et (2.52)).

Résolution de l'équation en saturation

Une fois les pressions p^{n+1} déterminées, la procédure de discrétisation de l'équation en saturation reprend l'écriture (2.56). Le schéma MD1f appliqué sur l'équation en saturation

(2.41c) s'écrit sous la forme

$$\begin{aligned} \Delta x \Delta y \phi \frac{s_{i,j}^{n+1} - s_{i,j}^n}{\Delta t^n} &+ \left(\bar{f}_1^{(3)} \bar{F}_1^{(3)} - \bar{f}_3^{(2)} \bar{F}_3^{(2)} \right) - \left(\bar{f}_1^{(4)} \bar{F}_1^{(4)} - \bar{f}_3^{(1)} \bar{F}_3^{(1)} \right) \\ &+ \left(\bar{f}_2^{(4)} \bar{F}_2^{(4)} - \bar{f}_4^{(3)} \bar{F}_4^{(3)} \right) - \left(\bar{f}_2^{(1)} \bar{F}_2^{(1)} - \bar{f}_4^{(2)} \bar{F}_4^{(2)} \right) = \Delta x \Delta y q_{w;i,j}^{n+1}, \end{aligned} \quad (4.5)$$

où $\bar{f}_k^{(m)}$ représente l'approximation du flux fractionnaire f sur la demi-arête $a_k^{(m)}$. Le calcul de ces termes $\bar{f}_k^{(m)}$, $k \in \{1, \dots, 4\}$ étant local à chaque zone d'interaction m , l'exposant (m) sera omis par la suite pour plus de simplicité.

En reprenant la définition donnée dans l'article [59], les termes $\bar{f}_k$ sont calculés par

$$\bar{f}_k = \begin{cases} (1 - \psi(\omega_k))f_k + \psi(\omega_k)\bar{f}_{k-1} & \text{si } \bar{F}_k > 0, \\ (1 - \psi(\omega_k))f_{k+1} + \psi(\omega_k)\bar{f}_{k+1} & \text{sinon.} \end{cases} \quad (4.6)$$

Il s'agit là d'une moyenne pondérée entre les flux fractionnaires évalués dans les mailles $f_k = f(s_k)$ et les flux fractionnaires évalués sur les demi-arêtes en fonction du sens de l'écoulement. Les indices $k-1$ et $k+1$ sont définis modulo 4, soit

$$k-1 = \begin{cases} 4 & \text{si } k = 1, \\ k-1 & \text{si } k = \{2, 3, 4\}, \end{cases} \quad \text{et} \quad k+1 = \begin{cases} k+1 & \text{si } k = \{1, 2, 3\}, \\ 1 & \text{si } k = 4. \end{cases}$$

Le paramètre de pondération ω_k définit le sens de l'écoulement au voisinage de la demi-arête a_k et est donné par [59]

$$\omega_k = \begin{cases} \max(0, \bar{F}_{k-1}/\bar{F}_k) & \text{si } \bar{F}_k > 0, \\ \max(0, \bar{F}_{k+1}/\bar{F}_k) & \text{si } \bar{F}_k < 0, \\ 0 & \text{si } \bar{F}_k = 0. \end{cases} \quad (4.7)$$

La fonction $\psi \in C^1(\mathbb{R}^+; [0, 1])$, avec $\psi(0) = 0$, peut être interprétée comme un limiteur de flux.

Proposition 4.1. *Pour que le schéma (4.5) reste monotone par rapport à la saturation, la fonction ψ doit vérifier*

$$0 \leq \psi(\omega) \leq \min(1, \omega). \quad (4.8)$$

REMARQUE 4.1. Il est à noter que si la fonction $\psi(\omega)$ est prise nulle, alors la combinaison (4.6) dégénère en un simple décentrage amont et le schéma 5P est retrouvé. Deux fonctions $\psi(\omega)$ sont définies dans les articles de Kozdon et Keilegavlen [59] : la fonction $\psi(\omega) = \min(1, \omega)$ appelée TMU (pour *Tight Multidimensional Upwind*), correspondant à la borne supérieure de la monotonie, et la fonction $\psi(\omega) = \frac{\omega}{1+\omega}$ appelée SMU (pour *Smooth Multidimensional Upwind*), donnée de manière empirique. $\square$

Les équations (4.6) écrites pour $k \in \{1, \dots, 4\}$ aboutissent à la formulation d'un système linéaire à quatre équations et quatre inconnues de la forme

$$\mathbf{A}\bar{\mathbf{f}} = \mathbf{B}\mathbf{f}, \quad (4.9)$$

où le vecteur $\bar{\mathbf{f}} \in \mathbb{R}^4$ est un vecteur contenant les flux fractionnaires sur les demi-arêtes $\bar{f}_k$, $k \in \{1, \dots, 4\}$ et le vecteur $\mathbf{f} \in \mathbb{R}^4$ est un vecteur regroupant les flux fractionnaires sur les mailles f_k , $k \in \{1, \dots, 4\}$. Les matrices $\mathbf{A}$ et $\mathbf{B}$ sont des matrices 4×4 dont les composantes sont

$$\begin{aligned} a_{k,k} &= 1, \\ a_{k,k-1} &= \begin{cases} -\psi(\omega_k) & \text{si } \bar{F}_k > 0, \\ 0 & \text{sinon,} \end{cases} \\ a_{k,k+1} &= \begin{cases} 0 & \text{si } \bar{F}_k > 0, \\ -\psi(\omega_k) & \text{sinon,} \end{cases} \end{aligned}$$

et

$$\begin{aligned} b_{k,k} &= 1, \\ b_{k,k-1} &= \begin{cases} 1 - \psi(\omega_k) & \text{si } \bar{F}_k > 0, \\ 0 & \text{sinon,} \end{cases} \\ b_{k,k+1} &= \begin{cases} 0 & \text{si } \bar{F}_k > 0, \\ 1 - \psi(\omega_k) & \text{sinon.} \end{cases} \end{aligned}$$

À partir du système (4.9), les flux fractionnaires définis sur les demi-arêtes sont déterminés en fonction des flux fractionnaires définis dans les mailles

$$\bar{\mathbf{f}} = \mathbf{A}^{-1} \mathbf{B} \mathbf{f}. \quad (4.10)$$

REMARQUE 4.2. La matrice $\mathbf{A}$ est une M-matrice non singulière, la fonction ψ ne prenant que des valeurs positives. Son inverse est positive ce qui implique que chaque coefficient de $\mathbf{A}^{-1} \mathbf{B}$ est positif. $\square$

Ainsi, pour chaque zone d'interaction du maillage dual, le calcul de la saturation est effectué par la résolution d'autant de petits systèmes 4×4 qu'il n'y a de mailles.

En ce qui concerne les mailles de bords, la résolution sur le maillage dual est aussi employée. Sur les demi-arêtes et mailles inexistantes (ie., extérieures au maillage primal), les flux intervenant dans le calcul du paramètre ω ainsi que les flux fractionnaires sont pris nuls. Le système 4×4 est réduit pour ne faire intervenir que les quantités nécessaires.

La discrétisation de l'équation en saturation (4.5) peut se réécrire en regroupant les termes par zone d'interaction. En l'absence de termes sources, il vient

$$\begin{aligned} s_{i,j}^{n+1} = s_{i,j}^n - \frac{\Delta t^n}{\Delta x \Delta y \phi} & \left[\left(\bar{f}_3^{(1)} \bar{F}_3^{(1)} - \bar{f}_2^{(1)} \bar{F}_2^{(1)} \right) + \left(\bar{f}_4^{(2)} \bar{F}_4^{(2)} - \bar{f}_3^{(2)} \bar{F}_3^{(2)} \right) \right. \\ & \left. + \left(\bar{f}_1^{(3)} \bar{F}_1^{(3)} - \bar{f}_4^{(3)} \bar{F}_4^{(3)} \right) + \left(\bar{f}_2^{(4)} \bar{F}_2^{(4)} - \bar{f}_1^{(4)} \bar{F}_1^{(4)} \right) \right]. \end{aligned}$$

En posant $\sigma_k = \bar{f}_{k+2}^{(k)} \bar{F}_{k+2}^{(k)} - \bar{f}_{k+1}^{(k)} \bar{F}_{k+1}^{(k)}$, la mise à jour de la saturation est réalisée par

$$s_{i,j}^{n+1} = s_{i,j}^n - \frac{\Delta t^n}{\Delta x \Delta y \phi} \sum_{k=1}^4 \sigma_k. \quad (4.11)$$

Proposition 4.2. *Sous les conditions*

$$\frac{\Delta t^n}{\Delta x \Delta y \phi} \sum_{k=1}^4 \frac{\partial \sigma_k}{\partial s_{k+2}^{(k)}} \leq 1, \quad \text{et} \quad \frac{\partial \sigma_k}{\partial s_{k'}^{(k)}} \leq 0, \quad \text{avec } k' \neq k+2$$

ainsi qu'en l'absence de termes sources ($q^{n+1} = q_w^{n+1} = 0$), le schéma MD1f est monotone.

DÉMONSTRATION. La démonstration reprend celle réalisée dans l'article [63]. Avec l'équation (4.11), la saturation $s_{i,j}^{n+1}$ s'écrit comme une fonction des autres saturations

$$s_{i,j}^{n+1} = \mathcal{H} \left(s_{i,j}^n, (s_{k'}^{(k)})_{k' \in \{1, \dots, 4\}, k' \neq k+2} \right)$$

Pour réaliser la monotonie du schéma, les dérivées par rapport à chaque saturation doivent être positives. Depuis (4.1), il vient $s_{i,j}^n = s_{k+2}^{(k)}$, $k \in \{1, \dots, 4\}$ et ainsi, via l'écriture (4.11), la dérivée par rapport à $s_{i,j}^n$ est

$$\frac{\partial \mathcal{H}}{\partial s_{i,j}^n} = 1 - \frac{\Delta t^n}{\Delta x \Delta y \phi} \sum_{k=1}^4 \frac{\partial \sigma_k}{\partial s_{k+2}^{(k)}} \geq 0.$$

La première condition de monotonie est alors trouvée. Pour $k' \neq k+2$ et via l'équation (4.11),

$$\frac{\partial \mathcal{H}}{\partial s_{k'}^{(k)}} = - \frac{\Delta t^n}{\Delta x \Delta y \phi} \sum_{kn=1}^4 \frac{\partial \sigma_{kn}}{\partial s_{k'}^{(k)}} = - \frac{\Delta t^n}{\Delta x \Delta y \phi} \frac{\partial \sigma_k}{\partial s_{k'}^{(k)}}. \quad (4.12)$$

La démonstration de la seconde inégalité nécessite alors l'étude de différents cas de figure pour déterminer le signe de $\frac{\partial \sigma_k}{\partial s_{k'}^{(k)}}$.

- Soient $\bar{F}_{k+2}^{(J)} > 0$ et $\bar{F}_{k+1}^{(k)} < 0$: d'après (4.7), cela implique $\omega_{k+2} = \omega_{k+1} = 0$ et alors, avec les formules (4.6), il vient $\bar{f}_{k+2}^{(k)} = \bar{f}_{k+1}^{(k)} = f_{k+2}^{(k)}$. Ainsi, (4.12) devient

$$\begin{aligned} \frac{\partial \mathcal{H}}{\partial s_{k'}^{(k)}} &= - \frac{\Delta t^n}{\Delta x \Delta y \phi} \frac{\partial}{\partial s_{k'}^{(k)}} \left(f_{k+2}^{(k)} (\bar{F}_{k+2}^{(k)} - \bar{F}_{k+1}^{(k)}) \right) \\ &= - \frac{\Delta t^n}{\Delta x \Delta y \phi} (\bar{F}_{k+2}^{(k)} - \bar{F}_{k+1}^{(k)}) \frac{\partial f_{k+2}^{(k)}}{\partial s_{k'}^{(k)}}. \end{aligned}$$

Et comme $\frac{\partial f_{k+2}^{(k)}}{\partial s_{k'}^{(k)}} = 0$ pour $k' \neq k+2$, il vient $\frac{\partial \sigma_k}{\partial s_{k'}^{(k)}} = 0$.

- Soient $\bar{F}_{k+2}^{(k)} < 0$ et $\bar{F}_{k+1}^{(k)} > 0$: la formule (4.10) permet d'écrire le système en fonction des coefficients de $\mathbf{A}^{-1} \mathbf{B}$ tous positifs. Soient $(c_{k1,k2})_{k1,k2 \in \{1, \dots, 4\}}$ les coefficients de cette matrice. Ainsi,

$$\begin{aligned} \sigma_k &= \sum_{kn=1}^4 c_{k+2,kn} f_{kn} \bar{F}_{k+2} - c_{k+1,kn} f_{kn} \bar{F}_{k+1} \\ &= \sum_{kn=1}^4 (c_{k+2,kn} \bar{F}_{k+2} - c_{k+1,kn} \bar{F}_{k+1}) f_{kn}. \end{aligned}$$

La dérivée est alors

$$\frac{\partial \sigma_k}{\partial s_{k'}^{(k)}} = \sum_{kn=1}^4 (c_{k+2,kn} \bar{F}_{k+2} - c_{k+1,kn} \bar{F}_{k+1}) \frac{\partial f_{kn}}{\partial s_{k'}^{(k)}}.$$

La dernière dérivée est positive car le flux fractionnaire est une fonction croissante et $(c_{k+2,kn} \bar{F}_{k+2} - c_{k+1,kn} \bar{F}_{k+1})$ est négatif par hypothèses de signe et propriétés de $c_{k1,k2}$. Ainsi, la dérivée de σ_k par rapport à $s_{k'}^{(k)}$ est négative.

- Soient $\bar{F}_{k+2}^{(k)} > 0$ et $\bar{F}_{k+1}^{(k)} > 0$: ici, $\omega_{k+2} = \frac{\bar{F}_{k+1}}{\bar{F}_{k+2}}$ et alors,

$$\bar{f}_{k+2} = (1 - \psi(\omega_{k+2})) f_{k+2} + \psi(\omega_{k+2}) \bar{f}_{k+1}.$$

Ainsi,

$$\begin{aligned} \sigma_k &= \left[(1 - \psi(\omega_{k+2})) f_{k+2} + \psi(\omega_{k+2}) \bar{f}_{k+1} \right] \bar{F}_{k+2} - \bar{f}_{k+1} \bar{F}_{k+1} \\ &= \bar{f}_{k+1} \left[\psi(\omega_{k+2}) \bar{F}_{k+2} - \bar{F}_{k+1} \right] + f_{k+2} (1 - \psi(\omega_{k+2})) \bar{F}_{k+2}. \end{aligned}$$

La dérivée par rapport à $s_{k'}^{(k)}$ du second terme est nulle car $k' \neq k+2$. Il ne reste alors que

$$\frac{\partial \sigma_k}{\partial s_{k'}^{(k)}} = \left[\psi(\omega_{k+2}) \bar{F}_{k+2} - \bar{F}_{k+1} \right] \frac{\partial \bar{f}_{k+1}}{\partial s_{k'}^{(k)}}.$$

Or, $\bar{f}_{k+1} = \sum_{kn=1}^4 c_{k+1,kn} f_{kn}$ est positif, de même que sa dérivée par rapport à $s_{k'}^{(k)}$ car le flux fractionnaire est une fonction croissante. De plus, en s'aidant de (4.8), il vient

$$\begin{aligned} \psi(\omega_{k+2}) \bar{F}_{k+2} - \bar{F}_{k+1} &= -\bar{F}_{k+1} \left[1 - \psi(\omega_{k+2}) \frac{\bar{F}_{k+2}}{\bar{F}_{k+1}} \right] \\ &\leq -\bar{F}_{k+1} \left[1 - \min(1, \omega_{k+2}) \frac{\bar{F}_{k+2}}{\bar{F}_{k+1}} \right] \\ &\leq 0. \end{aligned}$$

Ainsi, la dérivée de σ_k par rapport à $s_{k'}^{(k)}$ est négative.

- Soient $\bar{F}_{k+2}^{(k)} < 0$ et $\bar{F}_{k+1}^{(k)} < 0$: ce cas est analogue au précédent.

La seconde inégalité de la proposition est alors vérifiée pour tous les cas de figure. $\square$

Les termes sources sont intégrés à l'équation (4.5) en fin d'étape de manière analogue au schéma 5P grâce aux équations (2.66).

4.1.2 Cas d'une vitesse uniforme

En vu de faire une analyse d'erreur, le schéma MD1f est appliqué au modèle simplifié dans lequel la vitesse totale est supposée uniforme, $\mathbf{u} = {}^t(a, b)$ avec a et b positifs et où le flux

fractionnaire est pris linéaire sous la forme $f(s) = s$. En prenant $\phi = 1$ et $\kappa = 1$, l'équation à résoudre, sans termes sources, est une équation d'advection linéaire

$$\partial_t s + a \partial_x s + b \partial_y s = 0. \quad (4.13)$$

La discrétisation de l'équation en saturation (4.13) du schéma MD1f est donnée par (4.5) avec le second membre nul. Étant donnée la linéarité du flux fractionnaire, les quantités $\bar{f}_k$ deviennent uniquement des saturations sur demi-arête, notées $\bar{s}_k$.

En reprenant les définitions des flux données par les relations (4.4) et compte tenu de la vitesse uniforme, les flux sur les demi-arêtes d'une même zone d'interaction sont donnés par

$$\bar{F}_1 = -\bar{F}_3 = \frac{\Delta y}{2} a \quad \text{et} \quad \bar{F}_2 = -\bar{F}_4 = \frac{\Delta x}{2} b. \quad (4.14)$$

Le travail est à présent de calculer les valeurs des saturations $(\bar{s}_k)_{k \in \{1, \dots, 4\}}$ en utilisant le décentrage défini par (4.6). En utilisant les flux (4.14) et la définition (4.7), les valeurs ω_k sont les suivantes

$$\omega_1 = 0, \quad \omega_2 = \frac{a \Delta y}{b \Delta x}, \quad \omega_3 = \frac{b \Delta x}{a \Delta y}, \quad \omega_4 = 0.$$

Les saturations données par le décentrage (4.6) et le signe des flux (4.14) s'écrivent

$$\begin{aligned} \bar{s}_1 &= s_1, & \bar{s}_2 &= (1 - \psi(\omega_2))s_2 + \psi(\omega_2)\bar{s}_1, \\ \bar{s}_3 &= (1 - \psi(\omega_3))s_4 + \psi(\omega_3)\bar{s}_3, & \bar{s}_4 &= s_1, \end{aligned}$$

qui peuvent aussi se noter sous la forme condensée

$$\mathbf{A} \bar{\mathbf{s}} = \mathbf{B} \mathbf{s} \quad (4.15)$$

avec $\bar{\mathbf{s}} = (\bar{s}_k)_{k \in \{1, \dots, 4\}}$, $\mathbf{s} = (s_k)_{k \in \{1, \dots, 4\}}$ et les matrices $\mathbf{A}$ et $\mathbf{B}$ définies par

$$\mathbf{A} = \begin{pmatrix} 1 & 0 & 0 & 0 \\ -\psi(\omega_2) & 1 & 0 & 0 \\ 0 & 0 & 1 & -\psi(\omega_3) \\ 0 & 0 & 0 & 1 \end{pmatrix} \quad \text{et} \quad \mathbf{B} = \begin{pmatrix} 1 & 0 & 0 & 0 \\ 0 & 1 - \psi(\omega_2) & 0 & 0 \\ 0 & 0 & 0 & 1 - \psi(\omega_3) \\ 1 & 0 & 0 & 0 \end{pmatrix}.$$

La solution du système (4.15) est obtenue par

$$\bar{\mathbf{s}} = \mathbf{A}^{-1} \mathbf{B} \mathbf{s}$$

où la matrice $\mathbf{A}^{-1} \mathbf{B}$ vaut

$$\mathbf{A}^{-1} \mathbf{B} = \begin{pmatrix} 1 & 0 & 0 & 0 \\ \psi(\omega_2) & 1 - \psi(\omega_2) & 0 & 0 \\ \psi(\omega_3) & 0 & 0 & 1 - \psi(\omega_3) \\ 1 & 0 & 0 & 0 \end{pmatrix}.$$

Ainsi appliqué pour zone d'interaction intervenant dans le calcul de la saturation (4.5), les saturations définies sur les demi-arêtes sont déduites des saturations des mailles par

$$\begin{aligned}
 \bar{s}_1^{(3)} &= s_1^{(3)} = s_{i,j} & \bar{s}_1^{(4)} &= s_1^{(4)} = s_{i-1,j} \\
 \bar{s}_2^{(1)} &= (1 - \psi(\omega_2))s_2^{(1)} + \psi(\omega_2)s_1^{(1)} & \bar{s}_2^{(4)} &= (1 - \psi(\omega_2))s_2^{(4)} + \psi(\omega_2)s_1^{(4)} \\
 &= (1 - \psi(\omega_2))s_{i,j-1} + \psi(\omega_2)s_{i-1,j-1} & &= (1 - \psi(\omega_2))s_{i,j} + \psi(\omega_2)s_{i-1,j} \\
 \bar{s}_3^{(1)} &= (1 - \psi(\omega_3))s_4^{(1)} + \psi(\omega_3)s_1^{(1)} & \bar{s}_3^{(2)} &= (1 - \psi(\omega_3))s_4^{(2)} + \psi(\omega_3)s_1^{(2)} \\
 &= (1 - \psi(\omega_3))s_{i-1,j} + \psi(\omega_3)s_{i-1,j-1} & &= (1 - \psi(\omega_3))s_{i,j} + \psi(\omega_3)s_{i,j-1} \\
 \bar{s}_4^{(2)} &= s_1^{(2)} = s_{i,j-1} & \bar{s}_4^{(3)} &= s_1^{(3)} = s_{i,j}
 \end{aligned}$$

REMARQUE 4.3. Il est intéressant de constater que la saturation s_k prise dans deux zones d'interaction différentes ne coïncide pas avec la même maille (par exemple, $s_2^{(1)} = s_{i,j-1}$ et $s_2^{(4)} = s_{i,j}$). $\square$

De même, en utilisant les flux (4.14), il vient

$$\begin{aligned}
 \bar{F}_1^{(3)} &= \frac{a\Delta y}{2}, & \bar{F}_3^{(2)} &= -\frac{a\Delta y}{2}, & \bar{F}_1^{(4)} &= \frac{a\Delta y}{2}, & \bar{F}_3^{(1)} &= -\frac{a\Delta y}{2}, \\
 \bar{F}_2^{(4)} &= \frac{b\Delta x}{2}, & \bar{F}_4^{(3)} &= -\frac{b\Delta x}{2}, & \bar{F}_2^{(1)} &= \frac{b\Delta x}{2}, & \bar{F}_4^{(2)} &= -\frac{b\Delta x}{2}.
 \end{aligned}$$

En utilisant un schéma explicite en temps, l'équation discrète en saturation (4.5) devient alors

$$\begin{aligned}
 \frac{s_{i,j}^{n+1} - s_{i,j}^n}{\Delta t^n} &+ \frac{a}{2\Delta x} \left[\psi(\omega_3)(s_{i,j-1}^n - s_{i-1,j-1}^n) + (2 - \psi(\omega_3))(s_{i,j}^n - s_{i-1,j}^n) \right] \\
 &+ \frac{b}{2\Delta y} \left[\psi(\omega_2)(s_{i-1,j}^n - s_{i-1,j-1}^n) + (2 - \psi(\omega_2))(s_{i,j}^n - s_{i,j-1}^n) \right] = 0 \quad (4.16)
 \end{aligned}$$

avec $\omega_2 = \frac{a\Delta y}{b\Delta x}$ et $\omega_3 = \frac{1}{\omega_2}$.

L'équation discrète en saturation (4.16) peut également se mettre sous la forme générale suivante

$$\begin{aligned}
 \frac{s_{i,j}^{n+1} - s_{i,j}^n}{\Delta t^n} &+ \frac{\delta}{\Delta x} a (s_{i,j-1}^n - s_{i-1,j-1}^n) + \frac{1-\delta}{\Delta x} a (s_{i,j}^n - s_{i-1,j}^n) \\
 &+ \frac{\beta}{\Delta y} b (s_{i-1,j}^n - s_{i-1,j-1}^n) + \frac{1-\beta}{\Delta y} b (s_{i,j}^n - s_{i,j-1}^n) = 0,
 \end{aligned}$$

où les coefficients $\delta = \frac{\psi(1/\omega)}{2}$ et $\beta = \frac{\psi(\omega)}{2}$ sont compris entre 0 et 1 et avec $\omega = \frac{a\Delta y}{b\Delta x}$.

REMARQUE 4.4. Cette discrétisation rappelle le schéma CTU (*Corner Transport Upwind*) de Colella [30] qui met en évidence la translation de la solution avec les coefficients $\delta = \frac{b\Delta t}{\Delta y}$ et $\beta = \frac{a\Delta t}{\Delta x}$. Toujours pour une vitesse uniforme, le schéma décrit dans [67] et [81] est retrouvé pour $k = (1 - \delta)a + (1 - \beta)b$. $\square$

4.2 Analyse de l'erreur

La méthode d'analyse du schéma présentée ici consiste à effectuer une analyse par ondes planes [94]. Celle-ci permet de montrer l'influence du schéma numérique dans chacune des

directions de propagation de l'onde plane. Pour cela, quelques hypothèses simplificatrices sont à considérer : la vitesse d'écoulement est uniforme $\mathbf{u} = {}^t(a, b)$ avec a et b positifs, le flux fractionnaire est pris linéaire $f(s) = s$ et les propriétés du milieu sont simplifiées avec notamment $\kappa = 1$ et $\phi = 1$.

D'après la partie précédente, le schéma MD1f discrétise l'équation en saturation (4.13) en

$$\begin{aligned} \frac{s_{i,j}^{n+1} - s_{i,j}^n}{\Delta t} + \frac{\psi(1/\omega)/2}{\Delta x} a (s_{i,j-1}^n - s_{i-1,j-1}^n) + \frac{1 - \psi(1/\omega)/2}{\Delta x} a (s_{i,j}^n - s_{i-1,j}^n) \\ + \frac{\psi(\omega)/2}{\Delta y} b (s_{i-1,j}^n - s_{i-1,j-1}^n) + \frac{1 - \psi(\omega)/2}{\Delta y} b (s_{i,j}^n - s_{i,j-1}^n) = 0, \end{aligned}$$

avec $\omega = \frac{a\Delta y}{b\Delta x}$. L'idée, déjà étudiée en §3.2, est de déterminer le symbole approché de la semi-discrétisation

$$\begin{aligned} \mathcal{F}([\mathbf{u} \cdot \nabla]_h^\psi)(\mathbf{k}) = \frac{\psi(1/\omega)/2}{\Delta x} a (s_{i,j-1}^n - s_{i-1,j-1}^n) + \frac{1 - \psi(1/\omega)/2}{\Delta x} a (s_{i,j}^n - s_{i-1,j}^n) \\ + \frac{\psi(\omega)/2}{\Delta y} b (s_{i-1,j}^n - s_{i-1,j-1}^n) + \frac{1 - \psi(\omega)/2}{\Delta y} b (s_{i,j}^n - s_{i,j-1}^n). \end{aligned} \quad (4.17)$$

Avec le vecteur d'onde $\mathbf{k} = {}^t(k, \ell)$, le symbole exact de $\mathbf{u} \cdot \nabla$ est donné par

$$\mathcal{F}([\mathbf{u} \cdot \nabla])(\mathbf{k}) = I(a k + b \ell). \quad (4.18)$$

Théorème 4.1. *Pour Δx et Δy suffisamment petits, l'erreur du schéma MD1f est*

$$\mathcal{E}^\psi(\mathbf{k}, \mathbf{u}) = |\mathbf{k}|^2 |\mathbf{u}| \begin{pmatrix} \cos \Omega & \sin \Omega \end{pmatrix} \begin{bmatrix} \tilde{A}^\psi(\gamma) & \tilde{B}^\psi(\gamma) \\ \tilde{B}^\psi(\gamma) & \tilde{C}^\psi(\gamma) \end{bmatrix} \begin{pmatrix} \cos \Omega \\ \sin \Omega \end{pmatrix},$$

avec

$$\begin{aligned} \tilde{A}^\psi(\gamma) &= \frac{\Delta x}{2} \cos^3 \gamma + \frac{\Delta y}{2} \sin^3 \gamma + \frac{\psi(1/\omega)}{2} \Delta y \cos^2 \gamma \sin \gamma + \frac{\psi(\omega)}{2} \Delta x \cos \gamma \sin^2 \gamma, \\ \tilde{B}^\psi(\gamma) &= \frac{\psi(1/\omega)}{4} \Delta y \cos^3 \gamma - \frac{\psi(\omega)}{4} \Delta x \sin^3 \gamma + \frac{\Delta x}{2} \left(\frac{\psi(\omega)}{2} - 1 \right) \cos^2 \gamma \sin \gamma \\ &\quad + \frac{\Delta y}{2} \left(1 - \frac{\psi(1/\omega)}{2} \right) \cos \gamma \sin^2 \gamma, \\ \tilde{C}^\psi(\gamma) &= \frac{\Delta y}{2} (1 - \psi(1/\omega)) \cos^2 \gamma \sin \gamma + \frac{\Delta x}{2} (1 - \psi(\omega)) \cos \gamma \sin^2 \gamma. \end{aligned}$$

DÉMONSTRATION. En remplaçant chaque saturation $s_{i\pm 1, j\pm 1}$ par sa transformée inverse de Fourier dans (4.17), le symbole approché de l'équation en saturation est

$$\begin{aligned} \mathcal{F}([\mathbf{u} \cdot \nabla]_h^\psi)(\mathbf{k}) = \frac{1 - \psi(1/\omega)/2}{\Delta x} a \left(1 - e^{-Ik\Delta x} \right) + \frac{\psi(1/\omega)/2}{\Delta x} a \left(e^{-I\ell\Delta y} - e^{-I(k\Delta x + \ell\Delta y)} \right) \\ + \frac{1 - \psi(\omega)/2}{\Delta y} b \left(1 - e^{-I\ell\Delta y} \right) + \frac{\psi(\omega)/2}{\Delta y} b \left(e^{-Ik\Delta x} - e^{-I(k\Delta x + \ell\Delta y)} \right). \end{aligned}$$

Les développements limités de l'exponentielle sont utilisés afin d'obtenir

$$\begin{aligned} \mathcal{F}([\mathbf{u} \cdot \nabla]_h^\psi)(\mathbf{k}) = & I \{k a + \ell b\} + \frac{k^2 \Delta x^2}{2} \left[\frac{1 - \psi(1/\omega)/2}{\Delta x} a + \frac{\psi(1/\omega)/2}{\Delta x} a \right] \\ & + \frac{\ell^2 \Delta y^2}{2} \left[\frac{1 - \psi(\omega)/2}{\Delta y} b + \frac{\psi(\omega)/2}{\Delta y} b \right] \\ & + k \Delta x \ell \Delta y \left[\frac{\psi(1/\omega)/2}{\Delta x} a + \frac{\psi(\omega)/2}{\Delta y} b \right] + \mathcal{O}(\Delta x^2, \Delta y^2). \end{aligned} \quad (4.19)$$

La différence entre le symbole exact (4.18) et le symbole approché (4.19) fait disparaître le terme imaginaire. Le schéma MD1f est donc consistant. Cette différence entre les symboles vaut

$$\mathcal{E}^\psi(\mathbf{k}) = \frac{k^2}{2} \Delta x a + \frac{\ell^2}{2} \Delta y b + k \ell \left(\frac{\psi(1/\omega)}{2} a \Delta y + \frac{\psi(\omega)}{2} b \Delta x \right) + \mathcal{O}(\Delta x^2, \Delta y^2). \quad (4.20)$$

Afin de pouvoir poursuivre l'étude de cette expression, le système de coordonnées est changé en coordonnées polaires avec

$$\begin{pmatrix} a \\ b \end{pmatrix} = |\mathbf{u}| \begin{pmatrix} \cos \gamma \\ \sin \gamma \end{pmatrix} \text{ et } \begin{pmatrix} k \\ \ell \end{pmatrix} = |\mathbf{k}| \begin{pmatrix} \cos \varphi \\ \sin \varphi \end{pmatrix},$$

et la différence d'angles entre φ et γ sera notée Ω , ce qui équivaut à $\Omega = \varphi - \gamma$ (figure 4.4).

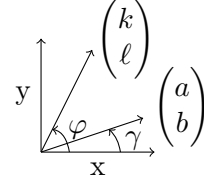


FIGURE 4.4 – Changement de variables pour l'équation en saturation.

L'erreur (4.20) devient alors

$$\begin{aligned} \mathcal{E}^\psi(\mathbf{k}) = & |\mathbf{k}|^2 |\mathbf{u}| \left[\frac{\cos^2 \varphi}{2} \Delta x \cos \gamma + \frac{\sin^2 \varphi}{2} \Delta y \sin \gamma \right. \\ & \left. + \cos \varphi \sin \varphi \left(\frac{\psi(1/\omega)}{2} \Delta y \cos \gamma + \frac{\psi(\omega)}{2} \Delta x \sin \gamma \right) + \mathcal{O}(\Delta x^2, \Delta y^2) \right]. \end{aligned}$$

Une formulation matricielle permet de réécrire l'erreur sous la forme

$$\mathcal{E}^\psi(\mathbf{k}) = |\mathbf{k}|^2 |\mathbf{u}| \begin{pmatrix} \cos \varphi & \sin \varphi \end{pmatrix} \begin{bmatrix} A(\gamma) & B(\gamma) \\ B(\gamma) & C(\gamma) \end{bmatrix} \begin{pmatrix} \cos \varphi \\ \sin \varphi \end{pmatrix} + \mathcal{O}(\Delta x^2, \Delta y^2)$$

en posant

$$\begin{aligned} A(\gamma) &= \frac{\Delta x}{2} \cos \gamma, \\ B(\gamma) &= \frac{1}{4} (\psi(1/\omega) \Delta y \cos \gamma + \psi(\omega) \Delta x \sin \gamma), \\ C(\gamma) &= \frac{\Delta y}{2} \sin \gamma. \end{aligned}$$

Pour ne faire apparaître qu'un seul angle, la différence Ω entre les angles γ et φ est utilisée. Les formules de passage d'un angle à l'autre étant

$$\begin{pmatrix} \cos \varphi \\ \sin \varphi \end{pmatrix} = \begin{pmatrix} \cos \gamma & -\sin \gamma \\ \sin \gamma & \cos \gamma \end{pmatrix} \begin{pmatrix} \cos \Omega \\ \sin \Omega \end{pmatrix} \quad (4.21)$$

et

$$(\cos \varphi, \sin \varphi) = (\cos \Omega, \sin \Omega) \begin{pmatrix} \cos \gamma & \sin \gamma \\ -\sin \gamma & \cos \gamma \end{pmatrix}, \quad (4.22)$$

l'erreur entre les symboles est alors

$$\begin{aligned} \mathcal{E}^\Psi(\mathbf{k}) &= |\mathbf{k}|^2 |\mathbf{u}| (\cos \Omega, \sin \Omega) \begin{pmatrix} \cos \gamma & \sin \gamma \\ -\sin \gamma & \cos \gamma \end{pmatrix} \begin{bmatrix} A(\gamma) & B(\gamma) \\ B(\gamma) & C(\gamma) \end{bmatrix} \begin{pmatrix} \cos \gamma & -\sin \gamma \\ \sin \gamma & \cos \gamma \end{pmatrix} \begin{pmatrix} \cos \Omega \\ \sin \Omega \end{pmatrix} \\ &= |\mathbf{k}|^2 |\mathbf{u}| (\cos \Omega, \sin \Omega) \begin{bmatrix} \tilde{A}^\Psi(\gamma) & \tilde{B}^\Psi(\gamma) \\ \tilde{B}^\Psi(\gamma) & \tilde{C}^\Psi(\gamma) \end{bmatrix} \begin{pmatrix} \cos \Omega \\ \sin \Omega \end{pmatrix} \end{aligned}$$

en posant les coefficients de la matrice de diffusion

$$\begin{aligned} \tilde{A}^\Psi(\gamma) &= A \cos^2 \gamma + 2B \sin \gamma \cos \gamma + C \sin^2 \gamma, \\ \tilde{B}^\Psi(\gamma) &= B(\cos^2 \gamma - \sin^2 \gamma) + (C - A) \sin \gamma \cos \gamma, \\ \tilde{C}^\Psi(\gamma) &= C \cos^2 \gamma - 2B \sin \gamma \cos \gamma + A \sin^2 \gamma. \end{aligned}$$

Après calculs, les composantes de la matrice de diffusion sont celles données dans le Théorème 4.1. $\square$

REMARQUE 4.5. Ces trois erreurs correspondent à l'erreur longitudinale pour $\tilde{A}^\Psi$, l'erreur transverse pour $\tilde{C}^\Psi$ et l'erreur en terme croisé pour $\tilde{B}^\Psi$. $\square$

Plus plus de convenance, les erreurs du Théorème 4.1 peuvent être écrites en utilisant la variable $S = \sin^2 \gamma$. Par soucis de simplicité et abus de notations, les erreurs sont toujours dénommées par $\tilde{A}^\Psi$, $\tilde{B}^\Psi$, $\tilde{C}^\Psi$ et valent

$$\begin{aligned} \tilde{A}^\Psi(S) &= \frac{\Delta x}{2} (1 - S)^{3/2} + \frac{\Delta y}{2} S^{3/2} + \frac{\Psi(1/\omega)}{2} \Delta y (1 - S) S^{1/2} + \frac{\Psi(\omega)}{2} \Delta x (1 - S)^{1/2} S, \\ \tilde{B}^\Psi(S) &= \frac{\Psi(1/\omega)}{4} \Delta y (1 - S)^{3/2} - \frac{\Psi(\omega)}{4} \Delta x S^{3/2} + \frac{\Delta x}{2} \left(\frac{\Psi(\omega)}{2} - 1 \right) (1 - S) S^{1/2} \\ &\quad + \frac{\Delta y}{2} \left(1 - \frac{\Psi(1/\omega)}{2} \right) (1 - S)^{1/2} S, \\ \tilde{C}^\Psi(S) &= \frac{\Delta y}{2} (1 - \Psi(1/\omega)) (1 - S) S^{1/2} + \frac{\Delta x}{2} (1 - \Psi(\omega)) (1 - S)^{1/2} S, \end{aligned}$$

avec $\omega(S) = \frac{\Delta y}{\Delta x} \sqrt{\frac{1-S}{S}}$.

Sur la figure 4.5 sont représentées ces erreurs en fonction de la variable S et pour différentes fonctions Ψ . Les erreurs tracées en rouge correspondent au schéma 5P. Les courbes jaunes, quant à elles, correspondent aux erreurs avec la fonction limite TMU. En maillage carré, la fonction appelée SMU dans [62] donne une droite horizontale, ainsi elle minimise l'erreur en terme croisé. L'étude suivante va permettre de minimiser deux des erreurs afin de déterminer différentes fonctions Ψ , dites optimales.

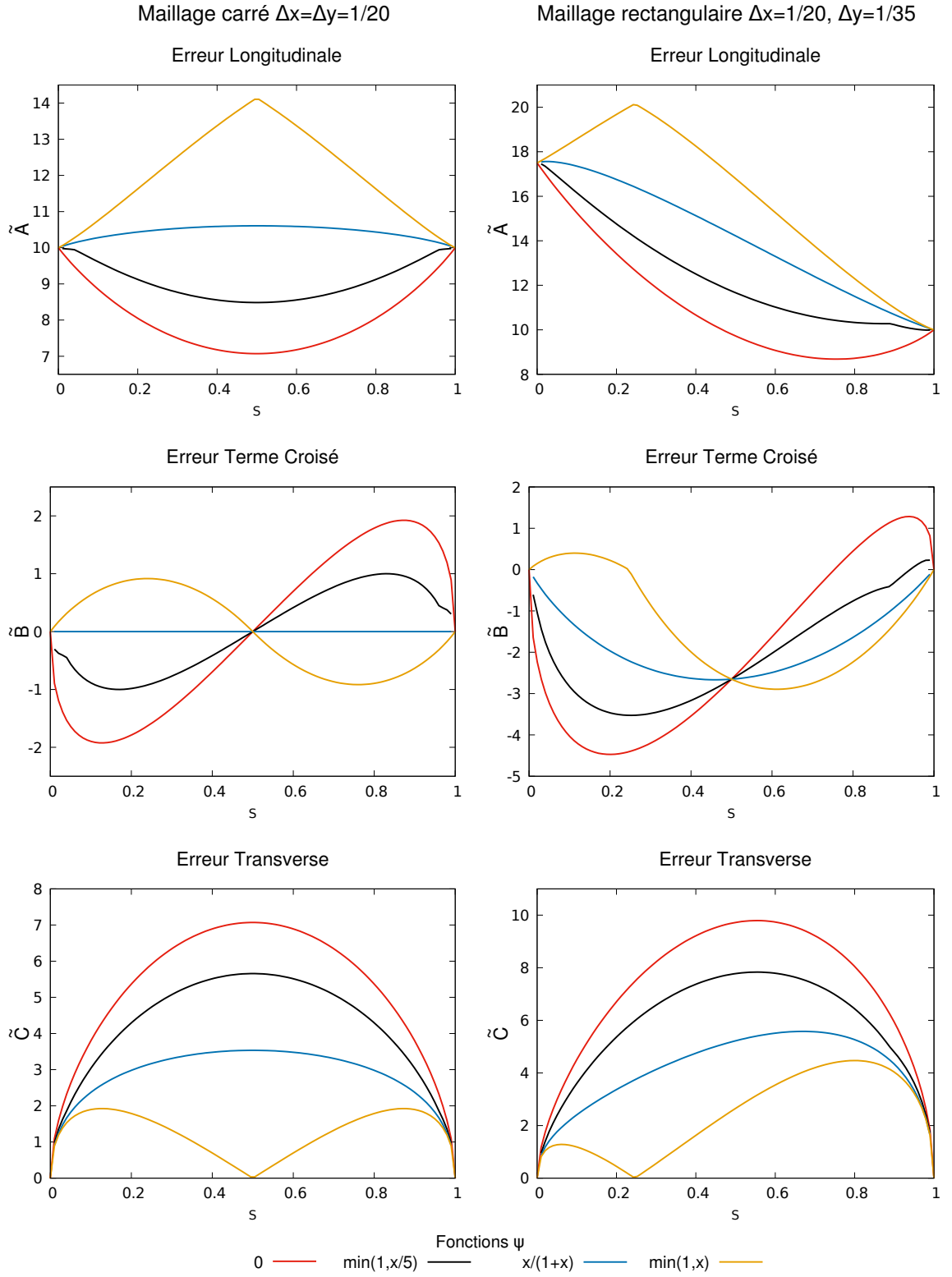


FIGURE 4.5 – Représentation des erreurs longitudinales, termes croisés et transverses pour des maillages carrés et rectangulaires selon différentes fonctions ψ .

4.3 Minimisation des erreurs

Cette section va permettre d'identifier des fonctions ψ dites optimales selon un critère à définir. L'étude va concerner l'erreur longitudinale et l'erreur en terme croisé. En effet, d'après la figure 4.5, la fonction SMU minimise l'erreur en terme croisé en maillage carré. Cependant, dans l'article de [62] où cette fonction est décrite, il n'est pas expliqué comment cette fonction est déterminée. La minimisation ci-après va permettre de retrouver cette fonction et de l'étendre en maillage rectangulaire. Le calcul sur l'erreur longitudinale a également été choisi car elle correspond au cas où les vecteurs d'ondes et de vitesse sont alignés, ainsi cela correspond à la direction de propagation de l'écoulement dans l'axe du maillage.

4.3.1 Minimisation de l'erreur longitudinale

Pour les raisons évoquées dans la partie 3.3, l'étude va porter sur le comportement de l'erreur longitudinale en fonction de la variable S allant de 0 à 1. Les valeurs de $\tilde{A}^\psi$ en ces deux valeurs extrêmes sont

$$\tilde{A}^\psi(S=0) = \frac{\Delta x}{2} \quad \text{et} \quad \tilde{A}^\psi(S=1) = \frac{\Delta y}{2}.$$

Ces deux valeurs ne dépendant pas de ψ , un choix heuristique pour la minimisation est de souhaiter que l'erreur longitudinale soit la plus proche de la droite reliant ces deux extrémités. L'équation de cette droite idéale représentant une erreur anisotropique est rappelée ici (3.24)

$$\tilde{A}^*(S) = \frac{\Delta y}{2}S + \frac{\Delta x}{2}(1-S).$$

Le calcul suivant va minimiser l'erreur L^2 de l'erreur longitudinale par rapport à cette droite idéale, c'est-à-dire qu'il faut trouver ψ telle qu'elle vérifie

$$\arg \min_{\psi \in C(\mathbb{R}_+, \mathbb{R})} \int_0^1 |\tilde{A}^\psi(S) - \tilde{A}^*(S)|^2 dS. \quad (4.23)$$

Théorème 4.2. *Une solution de (4.23) est de la forme*

$$\psi_A^*(\nu) = \frac{N_{\tilde{A}}(\nu)}{D_{\tilde{A}}(\nu)}, \quad (4.24)$$

avec

$$\begin{aligned} N_{\tilde{A}}(\nu) &= [(\nu^2 + z^3)\sqrt{z^2 + \nu^2} - (\nu^3 + z^4)](1 + z^2\nu^2)^5 \\ &\quad + [(1 + z^3\nu^2)\sqrt{1 + z^2\nu^2} - (1 + z^4\nu^3)](z^2 + \nu^2)^5, \\ D_{\tilde{A}}(\nu) &= z^2\nu[(1 + z^2\nu^2)^5 + (z^2 + \nu^2)^5], \end{aligned}$$

et où $z = \frac{\Delta y}{\Delta x}$. Aussi solution de (4.23), toute fonction de la forme

$$\psi_A^*(\nu) = \frac{N_{\tilde{A}}(\nu)}{D_{\tilde{A}}(\nu)} + \sqrt{\nu} \, Y(\log \nu) \quad (4.25)$$

avec $Y \in C(\bar{\mathbb{R}}, \mathbb{R})$ fonction arbitraire anti-symétrique.

DÉMONSTRATION. La preuve est basée sur la méthode de calcul des variations [13, 95] et sur l'étude du lagrangien associé au problème de minimisation (4.23). En développant le carré de (4.23), il vient

$$\begin{aligned}
 |\tilde{A}^\Psi(S) - \tilde{A}^\star(S)|^2 &= \frac{\Delta x^2}{4} \Psi^2(\omega)(1-S)S^2 + \frac{\Delta y^2}{4} \Psi^2(1/\omega)(1-S)^2S \\
 &\quad + \frac{\Delta x}{2} \Psi(\omega)(1-S)^{1/2}S \left\{ \Delta x \left((1-S)^{3/2} - (1-S) \right) + \Delta y(S^{3/2} - S) \right\} \\
 &\quad + \frac{\Delta y}{2} \Psi(1/\omega)(1-S)S^{1/2} \left\{ \Delta x \left((1-S)^{3/2} - (1-S) \right) + \Delta y(S^{3/2} - S) \right\} \\
 &\quad + \frac{\Delta x \Delta y}{2} \Psi(\omega) \Psi(1/\omega)(1-S)^{3/2}S^{3/2} \\
 &\quad + \left\{ \Delta x \left((1-S)^{3/2} - (1-S) \right) + \Delta y(S^{3/2} - S) \right\}^2,
 \end{aligned} \tag{4.26}$$

où $\omega = \omega(S) = z\sqrt{\frac{1-S}{S}}$. Ainsi, la fonctionnelle à minimiser est écrite sous la forme

$$J_{\tilde{A}}(\Psi) = \int_0^1 \mathcal{L}_{\tilde{A}}(\Psi(\omega(S)), \Psi(1/\omega(S)), S) \, dS$$

avec $\mathcal{L}_{\tilde{A}}$ le lagrangien associé valant

$$\begin{aligned}
 \mathcal{L}_{\tilde{A}}(\eta, \xi, S) &= \eta^2 \frac{\Delta x^2}{4} (1-S)S^2 + \xi^2 \frac{\Delta y^2}{4} (1-S)^2S + \eta\xi \frac{\Delta x \Delta y}{2} (1-S)^{3/2}S^{3/2} \\
 &\quad + \eta \frac{\Delta x}{2} (1-S)^{1/2}S \left\{ \Delta x \left((1-S)^{3/2} - (1-S) \right) + \Delta y(S^{3/2} - S) \right\} \\
 &\quad + \xi \frac{\Delta y}{2} (1-S)S^{1/2} \left\{ \Delta x \left((1-S)^{3/2} - (1-S) \right) + \Delta y(S^{3/2} - S) \right\} \\
 &\quad + \left\{ \Delta x \left((1-S)^{3/2} - (1-S) \right) + \Delta y(S^{3/2} - S) \right\}^2.
 \end{aligned} \tag{4.27}$$

Le raisonnement s'appuie sur celui de la condition d'Euler-Lagrange [13] avec des arguments du lagrangien différents de ceux habituels, à savoir $(\Psi(\omega), \Psi(1/\omega), S)$. L'idée est de supposer que Ψ est le minimum de $\mathcal{L}$; ensuite, d'effectuer une petite perturbation notée $g \in C(\bar{\mathbb{R}}, \mathbb{R})$ et d'étudier alors l'intégrale obtenue.

La fonctionnelle $J_{\tilde{A}}$ perturbée par $g \in C(\bar{\mathbb{R}}, \mathbb{R})$ s'écrit grâce au théorème de dérivation des fonctions composée et à la linéarité de l'intégrale

$$\begin{aligned}
 J_{\tilde{A}}(\Psi + g) &= J_{\tilde{A}}(\Psi) + \int_0^1 \left\{ \frac{\partial \mathcal{L}_{\tilde{A}}}{\partial \eta}(\Psi(\omega), \Psi(1/\omega), S) g(\omega) \right. \\
 &\quad \left. + \frac{\partial \mathcal{L}_{\tilde{A}}}{\partial \xi}(\Psi(\omega), \Psi(1/\omega), S) g(1/\omega) \right\} dS.
 \end{aligned} \tag{4.28}$$

Deux changements de variables sont alors nécessaires pour que les arguments de la fonction g soient identiques dans chacun des termes de la somme. Soient pour cela $\nu = \omega = z\sqrt{\frac{1-S}{S}}$

dans la première intégrale et $\nu = \frac{1}{\omega} = \frac{1}{z} \sqrt{\frac{S}{1-S}}$ dans la seconde. Il vient alors

$$J_{\tilde{A}}(\psi + g) - J_{\tilde{A}}(\psi) = \int_0^\infty \left\{ \frac{\partial \mathcal{L}_{\tilde{A}}}{\partial \eta} \left(\psi(\nu), \psi(1/\nu), \frac{z^2}{z^2 + \nu^2} \right) \frac{2z^2\nu}{(z^2 + \nu^2)^2} d\nu \right. \\ \left. + \frac{\partial \mathcal{L}_{\tilde{A}}}{\partial \xi} \left(\psi(1/\nu), \psi(\nu), \frac{\nu^2 z^2}{1 + z^2 \nu^2} \right) \frac{2\nu z^2}{(1 + z^2 \nu^2)^2} \right\} g(\nu) d\nu.$$

Si la fonction ψ est supposée être le minimum de $J_{\tilde{A}}$, alors le second membre de l'équation est positif. En réitérant le même processus en changeant g en $-g$, le même second membre est obtenu, impliquant cette fois sa positivité. Ainsi, il est nul. La condition d'Euler-Lagrange adaptée au problème (4.23) est alors la suivante

$$\frac{\partial \mathcal{L}_{\tilde{A}}}{\partial \eta} \left(\psi(\nu), \psi(1/\nu), \frac{z^2}{z^2 + \nu^2} \right) \frac{2z^2\nu}{(z^2 + \nu^2)^2} \\ + \frac{\partial \mathcal{L}_{\tilde{A}}}{\partial \xi} \left(\psi(1/\nu), \psi(\nu), \frac{\nu^2 z^2}{1 + z^2 \nu^2} \right) \frac{2\nu z^2}{(1 + z^2 \nu^2)^2} = 0. \quad (4.29)$$

Les dérivées du lagrangien par rapport aux deux premières variables sont

$$\frac{\partial \mathcal{L}_{\tilde{A}}}{\partial \eta}(\eta, \xi, S) = \eta \frac{\Delta x^2}{2} (1-S) S^2 + \xi \frac{\Delta x \Delta y}{2} (1-S)^{3/2} S^{3/2} \\ + \frac{\Delta x}{2} (1-S)^{1/2} S \left\{ \Delta x \left((1-S)^{3/2} - (1-S) \right) + \Delta y (S^{3/2} - S) \right\}, \\ \frac{\partial \mathcal{L}_{\tilde{A}}}{\partial \xi}(\eta, \xi, S) = \xi \frac{\Delta y^2}{2} (1-S)^2 S + \eta \frac{\Delta x \Delta y}{2} (1-S)^{3/2} S^{3/2} \\ + \frac{\Delta y}{2} (1-S) S^{1/2} \left\{ \Delta x \left((1-S)^{3/2} - (1-S) \right) + \Delta y (S^{3/2} - S) \right\}.$$

Après calculs, la condition d'Euler-Lagrange (4.29) se réécrit sous la forme suivante

$$\psi_{\tilde{A}}(\nu) + \nu \psi_{\tilde{A}}(1/\nu) = 2 \frac{N_{\tilde{A}}(\nu)}{D_{\tilde{A}}(\nu)}, \quad (4.30)$$

avec $N_{\tilde{A}}(\nu)$ et $D_{\tilde{A}}(\nu)$ donnés dans le Théorème 4.2. Soit $\zeta(\nu) = \frac{N_{\tilde{A}}(\nu)}{D_{\tilde{A}}(\nu)}$. Il est intéressant de constater que cette fonction vérifie la relation de symétrie $\zeta(\nu) = \nu \zeta(1/\nu)$. Alors, le second membre de (4.30) s'écrit aussi $\zeta(\nu) + \nu \zeta(1/\nu)$. Une solution évidente au problème (4.30) est donc $\psi = \zeta$. Toute autre solution sera nécessairement de la forme $\psi = \zeta + \varrho$ où ϱ vérifie l'équation fonctionnelle $\varrho(\nu) + \nu \varrho(1/\nu) = 0$. En considérant $Y(\nu) = \varrho(\nu)/\sqrt{\nu}$, il est facile de prouver que $Y = Y \circ \log$ doit être une fonction anti-symétrique en $\exp \nu$. Ainsi, le résultat (4.25) est retrouvé. $\square$

La fonction $\tilde{A}$ en remplaçant $\psi_{\tilde{A}}^*$ par sa valeur (4.24) est tracée en jaune pour différents maillages sur la figure 4.6. Les autres courbes correspondent aux trois fonctions décrites dans l'article [64]. Le choix de la fonction $\psi_{\tilde{A}}^*$ est optimal pour un maillage carré puisque l'erreur longitudinale épouse exactement la courbe idéale (courbe verte, figure 4.6 au milieu).

REMARQUE 4.6. L'expression de la fonction dans le cas d'un maillage carré est indépendante de Δx et Δy et vaut

$$\psi_A^*(\nu) = -\frac{1 + \nu^3 - (1 + \nu^2)\sqrt{1 + \nu^2}}{2\nu}.$$

□

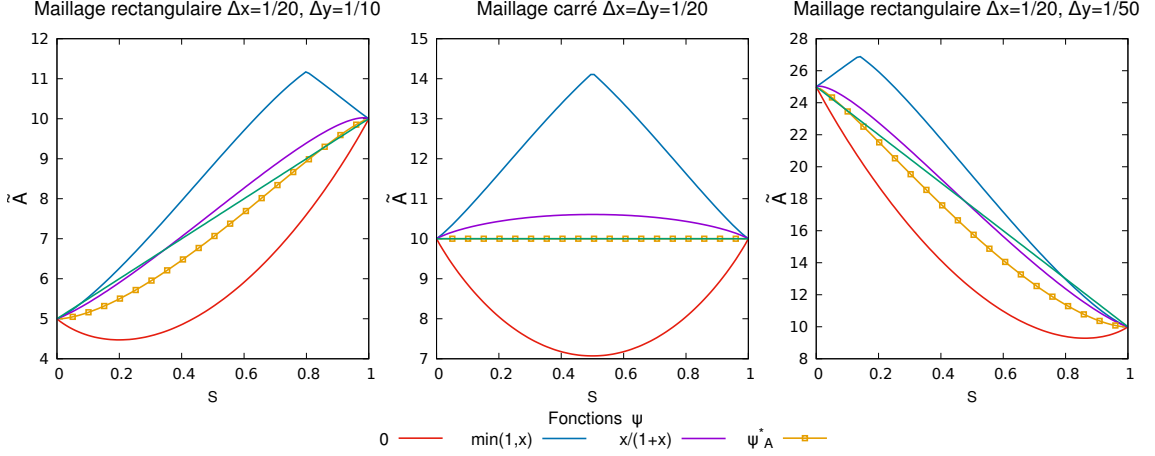


FIGURE 4.6 – Représentation de l'erreur longitudinale avec plusieurs fonctions ψ utilisées dans le schéma MD1f.

4.3.2 Minimisation de l'erreur en terme croisé

De manière similaire à l'étude de l'erreur longitudinale, le calcul porte sur la minimisation en norme L^2 de l'erreur en terme croisé $\tilde{B}^\psi$ de sorte à approcher une courbe idéale. Celle-ci est définie par la droite $\tilde{B}^*(x) = 0$ puisque les deux extrémités de l'erreur en terme croisé en $S = 0$ et $S = 1$ sont nulles. Le problème à résoudre est de trouver $\psi_{\tilde{B}}^*$ telle qu'elle vérifie

$$\arg \min_{\psi \in C(\mathbb{R}_+, \mathbb{R})} \int_0^1 |\tilde{B}(S)|^2 dS, \quad (4.31)$$

avec

$$\begin{aligned} \tilde{B}^\psi(S) = & \psi(1/\omega) \frac{\Delta y}{4} (1-S)^{3/2} - \psi(\omega) \frac{\Delta x}{4} S^{3/2} \\ & + \frac{\Delta x}{2} \left(\frac{\psi(\omega)}{2} - 1 \right) (1-S) S^{1/2} + \frac{\Delta y}{2} \left(1 - \frac{\psi(1/\omega)}{2} \right) (1-S)^{1/2} S \end{aligned}$$

et où $\omega = z\sqrt{\frac{1-S}{S}}$. Cette formule peut également s'écrire sous la forme suivante

$$\begin{aligned} \tilde{B}^\psi(S) = & \psi(\omega) \frac{\Delta x}{4} S^{1/2} ((1-S) - S) + \psi(1/\omega) \frac{\Delta y}{4} (1-S)^{1/2} ((1-S) - S) \\ & - \frac{\Delta x}{2} (1-S) S^{1/2} + \frac{\Delta y}{2} (1-S)^{1/2} S. \end{aligned}$$

Théorème 4.3. *Une solution au problème (4.31) est de la forme*

$$\psi_B^*(\nu) = \frac{N_{\tilde{B}}(\nu)}{D_{\tilde{B}}(\nu)}, \quad (4.32)$$

avec

$$\begin{aligned} N_{\tilde{B}}(\nu) &= 2\nu \left((z^2 - \nu^2)(\nu - z^2)(1 + \nu^2 z^2)^5 + (\nu^2 z^2 - 1)(1 - \nu z^2)(z^2 + \nu^2)^5 \right), \\ D_{\tilde{B}}(\nu) &= (z^2 - \nu^2)^2(1 + \nu^2 z^2)^5 + (\nu^2 z^2 - 1)^2(\nu^2 + z^2)^5. \end{aligned}$$

DÉMONSTRATION. En développant le carré sous l'intégrale et en faisant intervenir $z = \frac{\Delta y}{\Delta x}$, la fonctionnelle peut s'écrire sous la forme d'un lagrangien

$$J_{\tilde{B}}(\psi) = \int_0^1 \mathcal{L}_{\tilde{B}}(\psi(\omega(S)), \psi(1/\omega(S)), S) dS$$

avec le lagrangien de l'erreur en terme croisé défini par

$$\begin{aligned} \mathcal{L}_{\tilde{B}}(\eta, \xi, \gamma) &= \eta^2 \frac{\Delta x^2}{16} S[(1-S) - S]^2 + \xi^2 \frac{\Delta y^2}{16} (1-S)[(1-S) - S]^2 \\ &\quad - \eta \frac{\Delta x}{4} (1-S)^{1/2} S[(1-S) - S] \{ \Delta x(1-S)^{1/2} - \Delta y S^{1/2} \} \\ &\quad - \xi \frac{\Delta y}{4} (1-S) S^{1/2} [(1-S) - S] \{ \Delta x(1-S)^{1/2} - \Delta y S^{1/2} \} \\ &\quad + \eta \xi \frac{\Delta x \Delta y}{8} (1-S)^{1/2} S^{1/2} [(1-S) - S]^2 + \frac{(1-S)S}{4} \{ \Delta x(1-S)^{1/2} - \Delta y S^{1/2} \}^2. \end{aligned}$$

La condition d'Euler-Lagrange est de la même forme que dans la section précédente

$$\begin{aligned} \frac{\partial \mathcal{L}_{\tilde{B}}}{\partial \eta} \left(\psi(\nu), \psi(1/\nu), \frac{z^2}{\nu^2 + z^2} \right) \frac{2z^2\nu}{z^2 + \nu^2} \\ + \frac{\partial \mathcal{L}_{\tilde{B}}}{\partial \xi} \left(\psi(1/\nu), \psi(\nu), \frac{z^2\nu^2}{1 + z^2\nu^2} \right) \frac{2z^2\nu}{1 + z^2\nu^2} = 0. \end{aligned} \quad (4.33)$$

Les dérivées par rapport à la première et seconde variable du lagrangien sont

$$\begin{aligned} \frac{\partial \mathcal{L}_{\tilde{B}}}{\partial \eta}(\eta, \xi, \gamma) &= \eta \frac{\Delta x^2}{8} S[(1-S) - S]^2 + \xi \frac{\Delta x \Delta y}{8} (1-S)^{1/2} S^{1/2} [(1-S) - S]^2 \\ &\quad - \frac{\Delta x}{4} (1-S)^{1/2} S[(1-S) - S] \{ \Delta x(1-S)^{1/2} - \Delta y S^{1/2} \}, \end{aligned} \quad (4.34)$$

$$\begin{aligned} \frac{\partial \mathcal{L}_{\tilde{B}}}{\partial \xi}(\eta, \xi, \gamma) &= \xi \frac{\Delta y^2}{8} (1-S)[(1-S) - S]^2 + \eta \frac{\Delta x \Delta y}{8} (1-S)^{1/2} S^{1/2} [(1-S) - S]^2 \\ &\quad - \frac{\Delta y}{4} (1-S) S^{1/2} [(1-S) - S] \{ \Delta x(1-S)^{1/2} - \Delta y S^{1/2} \}. \end{aligned} \quad (4.35)$$

Les détails des calculs ne seront pas développés ici mais en remplaçant les expressions des dérivées (4.34)–(4.35) dans la condition d'Euler-Lagrange (4.33), celle-ci se ramène à une équation de la forme

$$\psi_{\tilde{B}}(\nu) + \nu \psi_{\tilde{B}}(1/\nu) = 2 \frac{N_{\tilde{B}}(\nu)}{D_{\tilde{B}}(\nu)}, \quad (4.36)$$

avec $N_{\tilde{B}}$ et $D_{\tilde{B}}$ donnés dans le théorème 4.3.

Par la même méthode que pour l'erreur longitudinale, l'expression de la solution au problème de minimisation de l'erreur en terme croisé (4.31) s'écrit sous la forme (4.32). $\square$

REMARQUE 4.7. Pour un maillage carré, la fonction optimale $\psi_{\tilde{B}}^*$ est égale à la fonction SMU de l'article [59]. $\square$

La figure 4.7 montre la représentation de l'erreur en terme croisé pour différents ratio de mailles. À nouveau, l'erreur avec la fonction optimale $\psi_{\tilde{B}}^*$ et en maillage carré est nulle. Le résultat en maillage rectangulaire est moins flagrant quant à l'optimalité de la solution.

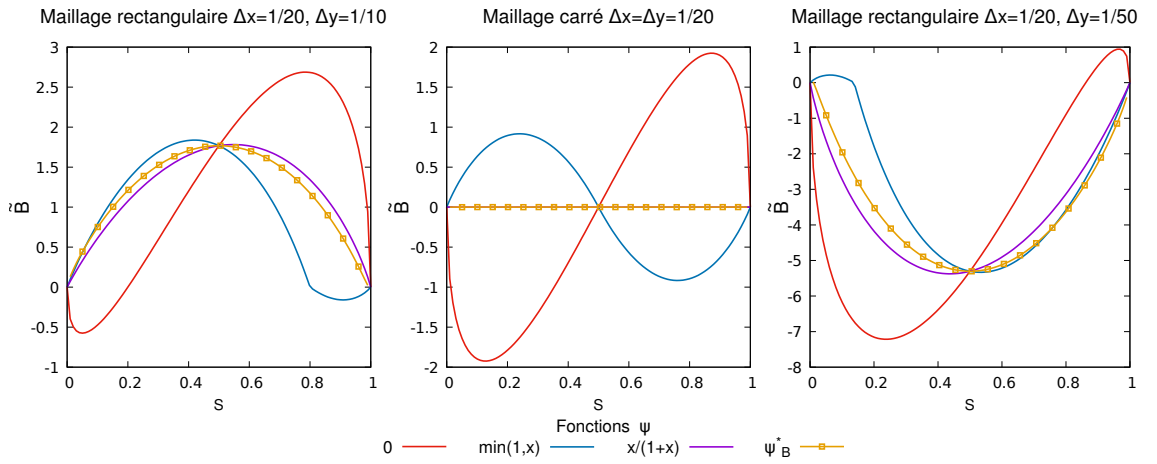


FIGURE 4.7 – Représentation de l'erreur en terme croisé avec plusieurs fonctions ψ utilisées dans le schéma MD1f.

4.4 Résultats numériques

Dans cette partie, les résultats numériques sont présentés sur les trois cas tests de référence. Comme le schéma MD1f ne s'applique que sur l'équation en saturation, il est nécessaire de préciser celui utilisé pour la discrétisation de l'équation en pression. Ici, il s'agit du schéma 5P détaillé §2.3.

4.4.1 Cas radial

Les résultats présentés dans cette partie correspondent à la résolution du problème décrit §2.4.1. L'effet d'axes privilégiés est mis en évidence lorsqu'il n'y a qu'un puits injecteur au centre d'un domaine homogène. La solution exacte calculée au Théorème 2.3 doit être radiale, aucune direction ne doit être prédominante par rapport aux autres. Les résultats de la simulation sur ce cas test en utilisant le schéma MD1f sont représentés sur la figure 4.8 pour un maillage carré à gauche et pour un maillage rectangulaire à droite. Les pics remarqués avec le schéma 5P sur la figure 2.15 avec un rapport de mobilités défavorable sont quelque peu atténués avec le schéma MD1f. Cependant, en maillage rectangulaire, un phénomène surprenant est constaté avec des pics n'allant plus vers les bords du domaine

mais se propageant plutôt vers le centre du maillage. Une explication à cela peut être que l'erreur transverse du schéma MD1f pour $S = 0$ et $S = 1$ est identiquement nulle quelque soit le choix de la fonction paramètre ψ . Dans les axes du maillage, le décentrage multi-dimensionnel dégénère alors en un décentrage simple amont.

Les pics sur les axes horizontaux et verticaux de la solution se retrouvent également en observant les profils de saturation figures 4.9 et 4.10. À gauche des figures, les profils de pression ne permettent pas de mettre en évidence l'effet d'axes. Par contre, à droite, les profils de saturation suivant différents axes du maillage ne se superposent pas, cela renforce les conclusions visuelles faites sur la figure 4.8. Sur maillage rectangulaire et en comparaison à la courbe rouge représentant la saturation exacte, l'axe vertical est nettement en avance (pics vers le bord du domaine) tandis que l'axe horizontal en bleu est, lui, en retard par rapport à la solution exacte. Le schéma étudié dans ce chapitre ne semble pas améliorer les résultats du schéma 5P pour ce cas test, contrairement au schéma 9P1s en maillage carré.

4.4.2 Cas à 5 puits

Le problème utilisé ici est celui du paragraphe §2.4.2. Sur les résultats de cette partie (figure 2.21), certains axes de maillage étaient privilégiés au détriment des diagonales. Le cas test à 5 puits avait permis de mettre en évidence cette différence notable de propagation avec le schéma 5P.

La figure 4.11 montre les résultats de simulation sur ce cas test avec le schéma MD1f. Pour rappel, sur la figure de gauche, les puits sont disposés dans les diagonales des mailles du maillage tandis que sur la figure de droite, ils se trouvent dans les axes horizontaux et verticaux du maillage. Le schéma MD1f souffre du même défaut que le schéma 5P puisque les deux solutions sur maillage diagonal et sur maillage parallèle ne sont pas similaires même si les pics de la figure de gauche sont moins visibles que ceux présents à gauche sur la figure 2.21.

Des constatations semblables peuvent être données concernant la percée d'eau au niveau des quatre puits producteurs. Les courbes de production d'eau au cours du temps sont mises figure 4.12. Comme pour le schéma 5P, les percées d'eau aux puits producteurs entre le maillage diagonal et le maillage parallèle ne se font pas au même instant. Cependant, l'écart de début de production de 50 jours pour le schéma 5P (figure 2.22) est légèrement réduit à environ 30 jours.

Le changement de décentrement des flux fractionnaires n'a ainsi pas suffi à réduire l'effet d'orientation de maillage.

4.4.3 Cas digitations

Cette dernière partie s'intéresse à l'instabilité du système présenté §2.4.3. Dans cette section, il a été montré que le schéma 5P faisait apparaître des digitations au niveau du front du choc. Ce phénomène n'est pas physique et provient du caractère instable du modèle. La figure 4.13 présente les instantanées de saturation à différents temps de simulation. Quelques vaguelettes commencent à apparaître vers 1760 jours et sont nettement développées en fin de simulation. Comparativement aux résultats du schéma 5P figure 2.23, les digitations ne sont pas identiques mais le schéma MD1f n'a pas réussi à en limiter la

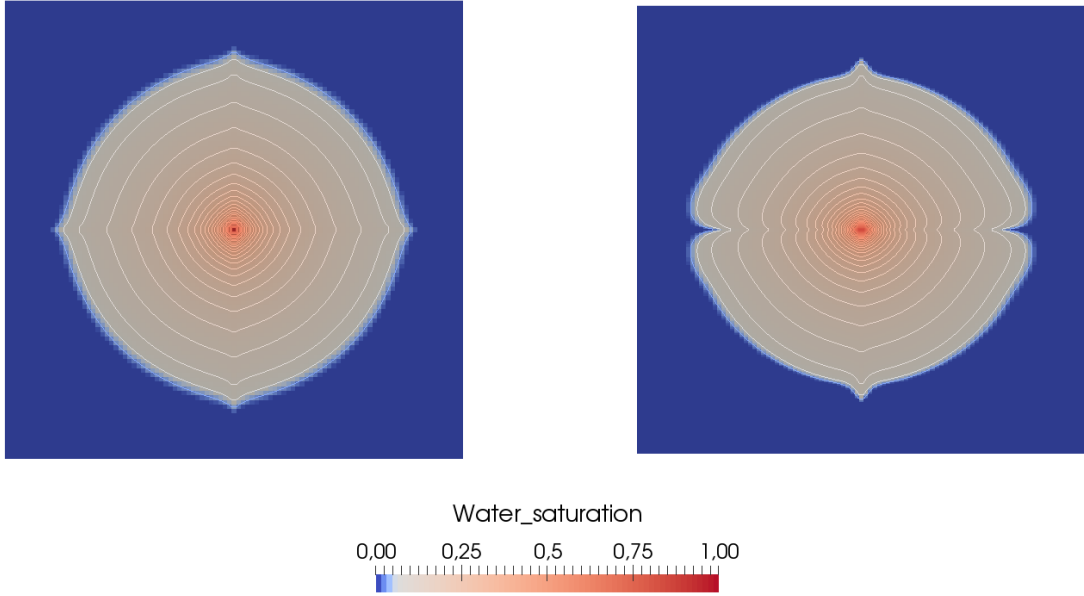


FIGURE 4.8 – Champs de saturation au temps $T = 0.05s$ obtenu sur maillage carré (à gauche) et sur maillage rectangulaire (à droite) avec le schéma MD1f pour $M = 200$.

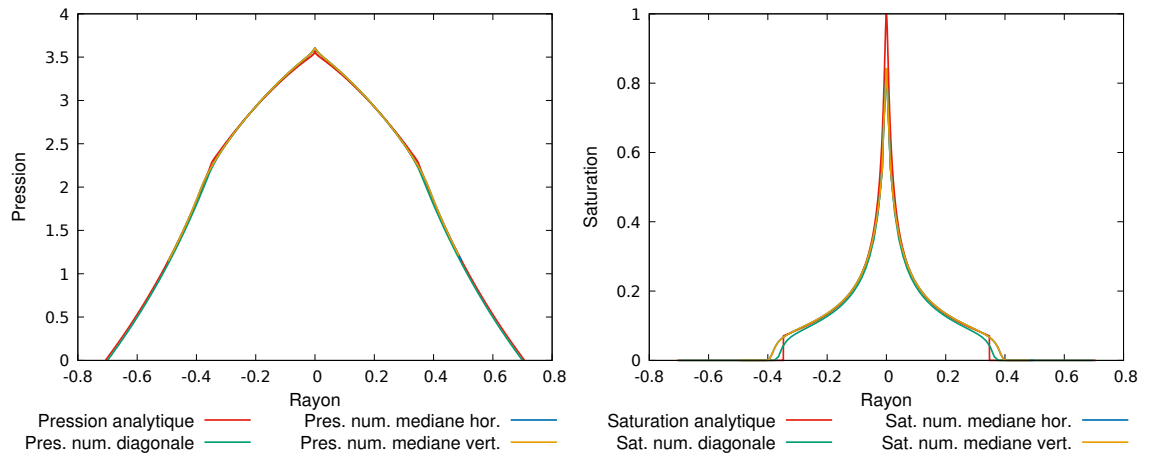


FIGURE 4.9 – Coupes selon différentes directions en pression (à gauche) et en saturation (à droite) de la solution obtenue avec le schéma MD1f pour $M = 200$ sur maillage carré 101×101 .

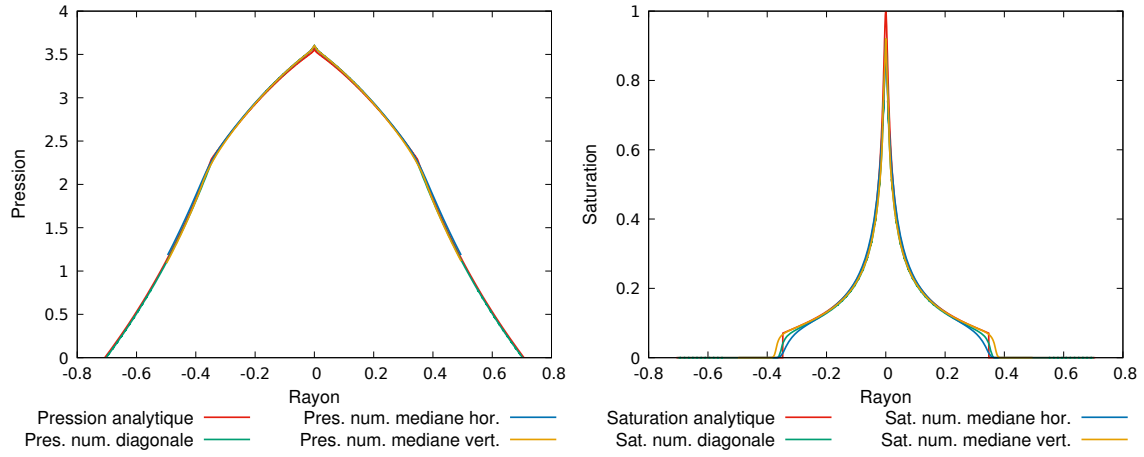


FIGURE 4.10 – Coupes selon différentes directions en pression (à gauche) et en saturation (à droite) de la solution obtenue avec le schéma MD1f pour $M = 200$ sur maillage rectangulaire 101×301 .

propagation. Ici, le champ de vitesse est parallèle à la direction x , γ vaut 0 et l'erreur transverse $\tilde{C}$ apparaissant dans le théorème 4.1 ne dépend pas de la fonction ψ . Cela implique que, pour ce cas, le schéma MD1f dégénère en un schéma 5P et ne permet pas d'améliorer les résultats de digitations.

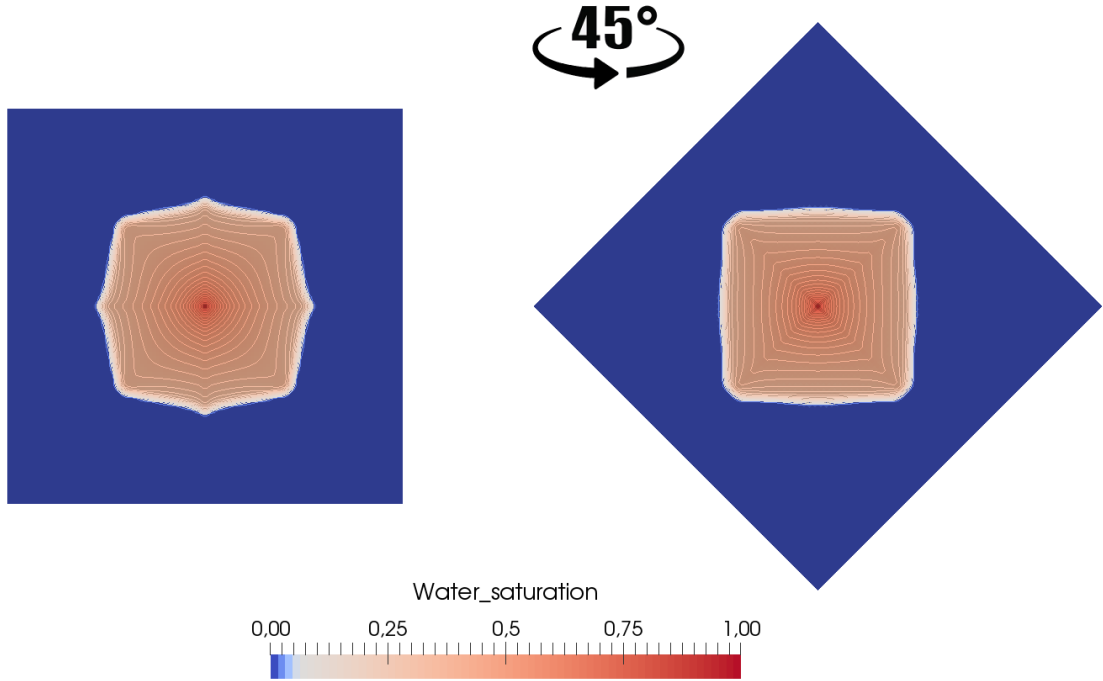


FIGURE 4.11 – Champs de saturation au temps $T = 200$ jours pour $M = 100$, obtenu avec le schéma MD1f en maillage diagonal (à gauche) et maillage parallèle (à droite).

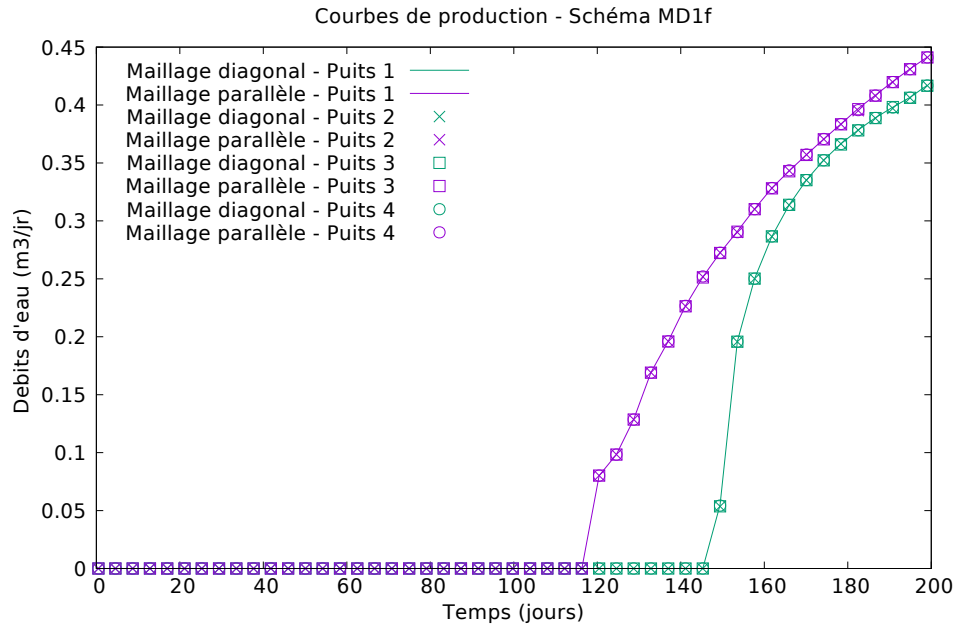


FIGURE 4.12 – Courbes de production d'eau au cours du temps aux puits producteurs pour $M = 100$ en maillages diagonal et parallèle avec le schéma MD1f.

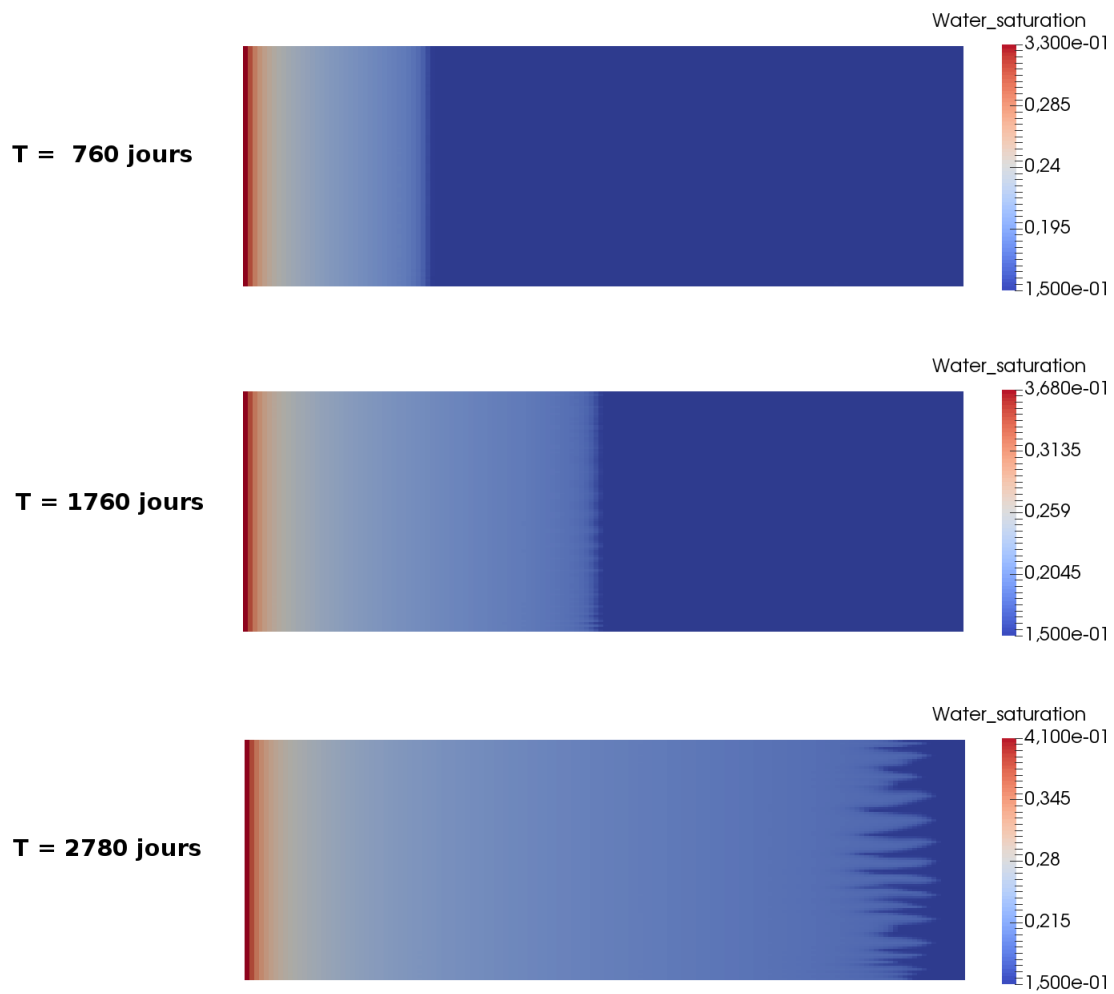


FIGURE 4.13 – Représentation de la saturation à différents temps de simulation pour le cas digitations avec le schéma MD1f.

Chapitre 5

Élaboration d'un schéma à neuf points paramétré par deux scalaires

Sommaire

5.1	Description du schéma 9P2s	110
5.2	Analyse de l'erreur en pression	115
5.2.1	Distribution angulaire	115
5.2.2	Minimisation de l'anisotropie	117
5.3	Analyse de l'erreur en saturation	117
5.3.1	Distribution angulaire	117
5.3.2	Minimisation de l'anisotropie	120
5.4	Résultats numériques	123
5.4.1	Cas test radial	124
5.4.2	Cas à 5 puits	124
5.4.3	Cas digitations	128

Les schémas 9P1s et MD1f décrits dans les chapitres précédents ont notablement réduit l'effet d'orientation de maillage sur des maillages peu allongés. Toutefois, force est de constater qu'ils n'ont pas tenu leurs promesses lorsque le rapport des longueurs $\Delta y/\Delta x$ s'éloigne de 1. En particulier, la performance peu probante du schéma MD1f semble fermer la porte à la piste d'une amélioration directe du schéma de transport en saturation.

Pour lutter plus efficacement contre l'effet d'orientation de maillage, le schéma 9P1s est repris en le faisant dépendre de deux paramètres scalaires au lieu d'un, une minimisation à deux variables étant « meilleure » qu'à une variable. Toute la difficulté réside cependant dans la recherche d'une discrétisation à deux paramètres de l'équation en pression qui puisse s'exprimer au moyen d'un bilan de flux au sens des volumes finis. Ceci est quand même possible et est réalisé en §5.1.

Une fois le nouveau schéma 9P2s défini, toute la machinerie de l'analyse d'erreur des chapitres 3 et 4 peut être relancée en §5.2 et §5.3 afin de déterminer les paramètres optimaux minimisant l'anisotropie. Comme au chapitre 3, une minimisation approchée est

retenue, donnant des formules explicites. Les résultats obtenus avec ce schéma 9P2s sont les meilleurs comme le démontre la section §5.4.

5.1 Description du schéma 9P2s

Construction sur le laplacien

La construction de ce schéma, appelé schéma 9P2s pour schéma à 9 points et 2 paramètres, repose sur celle du schéma 9P1s du chapitre 3. Cependant, la description des flux ainsi que la prise en compte des mailles diagonales se font de manière différente. Pour ne pas alourdir les notations, les exposants en temps ne sont pas mis ; en cas d'ambiguïté, ils pourront être précisés. Pour mieux comprendre la définition des flux, la discrétisation du laplacien est reprise (comme pour le schéma 9P1s). Suivant chaque direction horizontale et verticale, il vient

$$\begin{aligned} (-\Delta_h^H p)_{i,j} &= \frac{-p_{i-1,j} + 2p_{i,j} - p_{i+1,j}}{\Delta x^2}, \\ (-\Delta_h^V p)_{i,j} &= \frac{-p_{i,j-1} + 2p_{i,j} - p_{i,j+1}}{\Delta y^2}, \end{aligned}$$

et la combinaison linéaire suivante est réalisée pour obtenir la discrétisation du laplacien en 2-D :

$$\begin{aligned} (-\Delta_h^\theta p)_{i,j} &= \theta_x (-\Delta_h^H p)_{i,j+1} + (1 - 2\theta_x) (-\Delta_h^H p)_{i,j} + \theta_x (-\Delta_h^H p)_{i,j-1} \\ &\quad + \theta_y (-\Delta_h^V p)_{i+1,j} + (1 - 2\theta_y) (-\Delta_h^V p)_{i,j} + \theta_y (-\Delta_h^V p)_{i-1,j}. \end{aligned}$$

Ce schéma 9P2s comprend deux paramètres (θ_x et θ_y), soit un par direction, contrairement à un unique paramètre pour le schéma précédent. En multipliant cette équation par le volume de la maille $\Delta x \Delta y$, la discrétisation peut se formuler comme suit

$$\begin{aligned} \Delta x \Delta y (-\Delta_h^\theta p)_{i,j} &= \theta_x \frac{\Delta y}{\Delta x} (p_{i,j+1} - p_{i+1,j+1}) - \theta_x \frac{\Delta y}{\Delta x} (p_{i-1,j+1} - p_{i,j+1}) \\ &\quad + \theta_y \frac{\Delta x}{\Delta y} (p_{i+1,j} - p_{i+1,j+1}) - \theta_y \frac{\Delta x}{\Delta y} (p_{i+1,j-1} - p_{i+1,j}) \\ &\quad + (1 - 2\theta_x) \frac{\Delta y}{\Delta x} (p_{i,j} - p_{i+1,j}) - (1 - 2\theta_x) \frac{\Delta y}{\Delta x} (p_{i-1,j} - p_{i,j}) \\ &\quad + (1 - 2\theta_y) \frac{\Delta x}{\Delta y} (p_{i,j} - p_{i,j+1}) - (1 - 2\theta_y) \frac{\Delta x}{\Delta y} (p_{i,j-1} - p_{i,j}) \\ &\quad + \theta_x \frac{\Delta y}{\Delta x} (p_{i,j-1} - p_{i+1,j-1}) - \theta_x \frac{\Delta y}{\Delta x} (p_{i-1,j-1} - p_{i,j-1}) \\ &\quad + \theta_y \frac{\Delta x}{\Delta y} (p_{i-1,j} - p_{i-1,j+1}) - \theta_y \frac{\Delta x}{\Delta y} (p_{i-1,j-1} - p_{i-1,j}). \end{aligned} \quad (5.1)$$

Cette discrétisation peut se réécrire sous la forme

$$\begin{aligned} \Delta x \Delta y (-\Delta_h^\theta p)_{i,j} &= -\alpha p_{i-1,j+1} - \beta_V p_{i,j+1} - \alpha p_{i+1,j+1} \\ &\quad - \beta_H p_{i-1,j} + (2\beta_H + 2\beta_V - 4\alpha) p_{i,j} - \beta_H p_{i+1,j} \\ &\quad - \alpha p_{i-1,j-1} - \beta_V p_{i,j-1} - \alpha p_{i+1,j-1} \end{aligned}$$

avec

$$\alpha = \theta_x \frac{\Delta y}{\Delta x} + \theta_y \frac{\Delta x}{\Delta y}, \quad \beta_H = (1 - 2\theta_x) \frac{\Delta y}{\Delta x} - 2\theta_y \frac{\Delta x}{\Delta y}, \quad \text{et} \quad \beta_V = (1 - 2\theta_y) \frac{\Delta x}{\Delta y} - 2\theta_x \frac{\Delta y}{\Delta x}.$$

Proposition 5.1. *La condition suivante*

$$\theta_x \frac{\Delta y}{\Delta x} + \theta_y \frac{\Delta x}{\Delta y} < \frac{1}{2} \min \left(\frac{\Delta x}{\Delta y}, \frac{\Delta y}{\Delta x} \right)$$

permet d'affirmer que le schéma 9P2s respecte le principe du maximum, c'est-à-dire que les coefficients α , β_H et β_V restent positifs.

L'équation (5.1) fait apparaître des termes qui correspondent à des flux. Ceux-ci sont

$$\begin{aligned} F_{i+\frac{1}{2},j} &= \frac{\Delta y}{\Delta x} (p_{i,j} - p_{i+1,j}), & F_{i-\frac{1}{2},j} &= \frac{\Delta y}{\Delta x} (p_{i-1,j} - p_{i,j}), \\ F_{i,j+\frac{1}{2}} &= \frac{\Delta x}{\Delta y} (p_{i,j} - p_{i,j+1}), & F_{i,j-\frac{1}{2}} &= \frac{\Delta x}{\Delta y} (p_{i,j-1} - p_{i,j}), \\ F_{i+\frac{1}{2},j+1} &= \frac{\Delta y}{\Delta x} (p_{i,j+1} - p_{i+1,j+1}), & F_{i-\frac{1}{2},j+1} &= \frac{\Delta y}{\Delta x} (p_{i-1,j+1} - p_{i,j+1}), \\ F_{i+1,j+\frac{1}{2}} &= \frac{\Delta x}{\Delta y} (p_{i+1,j} - p_{i+1,j+1}), & F_{i+1,j-\frac{1}{2}} &= \frac{\Delta x}{\Delta y} (p_{i+1,j-1} - p_{i+1,j}), \\ F_{i+\frac{1}{2},j-1} &= \frac{\Delta y}{\Delta x} (p_{i,j-1} - p_{i+1,j-1}), & F_{i-\frac{1}{2},j-1} &= \frac{\Delta y}{\Delta x} (p_{i-1,j-1} - p_{i,j-1}), \\ F_{i-1,j+\frac{1}{2}} &= \frac{\Delta x}{\Delta y} (p_{i-1,j} - p_{i-1,j+1}), & F_{i-1,j-\frac{1}{2}} &= \frac{\Delta x}{\Delta y} (p_{i-1,j-1} - p_{i-1,j}). \end{aligned}$$

Il ne s'agit là que de flux horizontaux et verticaux, les flux diagonaux n'apparaissent pas pour le moment dans cette discrétisation. À l'aide de ces flux, l'équation (5.1) se réécrit alors

$$\begin{aligned} \Delta x \Delta y (-\Delta_h^\theta p)_{i,j} &= \theta_x F_{i+\frac{1}{2},j+1} - \theta_x F_{i-\frac{1}{2},j+1} + \theta_y F_{i+1,j+\frac{1}{2}} - \theta_y F_{i+1,j-\frac{1}{2}} \\ &\quad + (1 - 2\theta_x) F_{i+\frac{1}{2},j} - (1 - 2\theta_x) F_{i-\frac{1}{2},j} + (1 - 2\theta_y) F_{i,j+\frac{1}{2}} - (1 - 2\theta_y) F_{i,j-\frac{1}{2}} \\ &\quad + \theta_x F_{i+\frac{1}{2},j-1} - \theta_x F_{i-\frac{1}{2},j-1} + \theta_y F_{i-1,j+\frac{1}{2}} - \theta_y F_{i-1,j-\frac{1}{2}}. \end{aligned} \quad (5.2)$$

Cette discrétisation fait intervenir douze flux (représentés sur la figure 5.1), or pour la maille $\mathcal{M}_{i,j}$ et un schéma à 9 points, seulement huit flux doivent être considérés : deux flux horizontaux, deux flux verticaux et quatre flux diagonaux. Afin de créer ces flux diagonaux, des flux horizontaux et verticaux sont ajoutés et soustraits à l'équation (5.2).

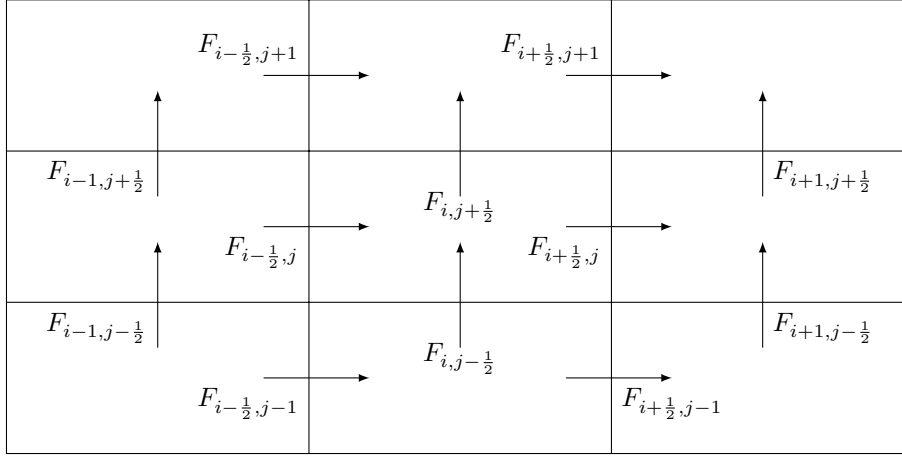


FIGURE 5.1 – Représentation des douze flux de la discrétisation du laplacien.

La modification est la suivante

$$\begin{aligned}
 \Delta x \Delta y (-\Delta_h^\theta p)_{i,j} = & (1 - 2\theta_x)F_{i+\frac{1}{2},j} - (1 - 2\theta_x)F_{i-\frac{1}{2},j} + (1 - 2\theta_y)F_{i,j+\frac{1}{2}} - (1 - 2\theta_y)F_{i,j-\frac{1}{2}} \\
 & + \theta_x F_{i+\frac{1}{2},j+1} + \theta_y F_{i,j+\frac{1}{2}} - \theta_y F_{i,j+\frac{1}{2}} \\
 & - \theta_x F_{i-\frac{1}{2},j+1} + \theta_y F_{i,j+\frac{1}{2}} - \theta_y F_{i,j+\frac{1}{2}} \\
 & + \theta_y F_{i+1,j+\frac{1}{2}} + \theta_x F_{i+\frac{1}{2},j} - \theta_x F_{i+\frac{1}{2},j} \\
 & - \theta_y F_{i+1,j-\frac{1}{2}} + \theta_x F_{i+\frac{1}{2},j} - \theta_x F_{i+\frac{1}{2},j} \\
 & + \theta_x F_{i+\frac{1}{2},j-1} - \theta_y F_{i,j-\frac{1}{2}} + \theta_y F_{i,j-\frac{1}{2}} \\
 & - \theta_x F_{i-\frac{1}{2},j-1} - \theta_y F_{i,j-\frac{1}{2}} + \theta_y F_{i,j-\frac{1}{2}} \\
 & + \theta_y F_{i-1,j+\frac{1}{2}} - \theta_x F_{i-\frac{1}{2},j} + \theta_x F_{i-\frac{1}{2},j} \\
 & - \theta_y F_{i-1,j-\frac{1}{2}} - \theta_x F_{i-\frac{1}{2},j} + \theta_x F_{i-\frac{1}{2},j}.
 \end{aligned}$$

En réarrangeant ces flux, une somme de huit termes peut être mise en évidence, à savoir

$$\begin{aligned}
 \Delta x \Delta y (-\Delta_h^\theta p)_{i,j} = & (1 - 4\theta_x)F_{i+\frac{1}{2},j} - (1 - 4\theta_x)F_{i-\frac{1}{2},j} + (1 - 4\theta_y)F_{i,j+\frac{1}{2}} - (1 - 4\theta_y)F_{i,j-\frac{1}{2}} \\
 & + \left(\theta_y F_{i,j+\frac{1}{2}} + \theta_x F_{i+\frac{1}{2},j+1} + \theta_x F_{i+\frac{1}{2},j} + \theta_y F_{i+1,j+\frac{1}{2}} \right) \\
 & - \left(\theta_y F_{i-1,j-\frac{1}{2}} + \theta_x F_{i-\frac{1}{2},j} + \theta_x F_{i-\frac{1}{2},j-1} + \theta_y F_{i,j-\frac{1}{2}} \right) \\
 & + \left(\theta_y F_{i,j+\frac{1}{2}} - \theta_x F_{i-\frac{1}{2},j+1} - \theta_x F_{i-\frac{1}{2},j} + \theta_y F_{i-1,j+\frac{1}{2}} \right) \\
 & - \left(\theta_y F_{i+1,j-\frac{1}{2}} - \theta_x F_{i+\frac{1}{2},j} - \theta_x F_{i+\frac{1}{2},j-1} + \theta_y F_{i,j-\frac{1}{2}} \right).
 \end{aligned}$$

La discrétisation du laplacien s'écrit alors en faisant intervenir les flux diagonaux

$$\begin{aligned}
 \Delta x \Delta y (-\Delta_h^\theta p)_{i,j} = & \tilde{F}_{i+\frac{1}{2},j} - \tilde{F}_{i-\frac{1}{2},j} + \tilde{F}_{i,j+\frac{1}{2}} - \tilde{F}_{i,j-\frac{1}{2}} \\
 & + \tilde{F}_{i+\frac{1}{2},j+\frac{1}{2}}^{\nearrow} - \tilde{F}_{i-\frac{1}{2},j-\frac{1}{2}}^{\nearrow} + \tilde{F}_{i-\frac{1}{2},j+\frac{1}{2}}^{\nwarrow} - \tilde{F}_{i+\frac{1}{2},j-\frac{1}{2}}^{\nwarrow}
 \end{aligned}$$

avec

$$\begin{aligned}
 \tilde{F}_{i+\frac{1}{2},j} &= (1 - 4\theta_x)F_{i+\frac{1}{2},j}, & \tilde{F}_{i-\frac{1}{2},j} &= (1 - 4\theta_x)F_{i-\frac{1}{2},j}, \\
 \tilde{F}_{i,j+\frac{1}{2}} &= (1 - 4\theta_y)F_{i,j+\frac{1}{2}}, & \tilde{F}_{i,j-\frac{1}{2}} &= (1 - 4\theta_y)F_{i,j-\frac{1}{2}}, \\
 \tilde{F}_{i+\frac{1}{2},j+\frac{1}{2}}^{\nearrow} &= \theta_y F_{i,j+\frac{1}{2}} + \theta_x F_{i+\frac{1}{2},j+1} + \theta_x F_{i+\frac{1}{2},j} + \theta_y F_{i+1,j+\frac{1}{2}}, \\
 \tilde{F}_{i-\frac{1}{2},j-\frac{1}{2}}^{\nearrow} &= \theta_y F_{i-1,j-\frac{1}{2}} + \theta_x F_{i-\frac{1}{2},j} + \theta_x F_{i-\frac{1}{2},j-1} + \theta_y F_{i,j-\frac{1}{2}}, \\
 \tilde{F}_{i-\frac{1}{2},j+\frac{1}{2}}^{\nwarrow} &= \theta_y F_{i,j+\frac{1}{2}} - \theta_x F_{i-\frac{1}{2},j+1} - \theta_x F_{i-\frac{1}{2},j} + \theta_y F_{i-1,j+\frac{1}{2}}, \\
 \tilde{F}_{i+\frac{1}{2},j-\frac{1}{2}}^{\nwarrow} &= \theta_y F_{i+1,j-\frac{1}{2}} - \theta_x F_{i+\frac{1}{2},j} - \theta_x F_{i+\frac{1}{2},j-1} + \theta_y F_{i,j-\frac{1}{2}}.
 \end{aligned} \tag{5.3}$$

Les flux diagonaux sont désignés par les exposants ++ pour les diagonales positives (allant du bas à gauche vers le haut à droite) et par un exposant +- pour les diagonales négatives (allant du bas à droite vers le haut à gauche). Un flux diagonal est composé de deux flux horizontaux et de deux flux verticaux, correspondant en quelque sorte aux chemins possibles entre la maille centrale et la maille diagonale, voir figure 5.2.

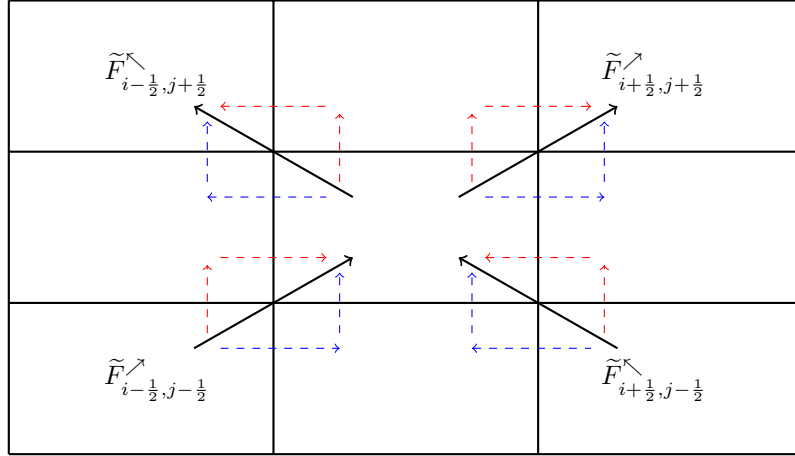


FIGURE 5.2 – Représentation des contributions pour les flux diagonaux.

Résolution de l'équation en pression

L'application de ce schéma au système diphasique (2.3) est aisée puisque les flux F apparaissant dans (5.3) sont ceux utilisés par le schéma 5P et définis en (2.49a) et (2.49b). En ajoutant les termes sources, la discrétisation de l'équation en pression (2.3b) est alors

$$\begin{aligned}
 &\tilde{F}_{i+\frac{1}{2},j} - \tilde{F}_{i-\frac{1}{2},j} + \tilde{F}_{i,j+\frac{1}{2}} - \tilde{F}_{i,j-\frac{1}{2}} \\
 &+ \tilde{F}_{i+\frac{1}{2},j+\frac{1}{2}}^{\nearrow} - \tilde{F}_{i-\frac{1}{2},j-\frac{1}{2}}^{\nearrow} + \tilde{F}_{i-\frac{1}{2},j+\frac{1}{2}}^{\nwarrow} - \tilde{F}_{i+\frac{1}{2},j-\frac{1}{2}}^{\nwarrow} = \Delta x \Delta y q_{i,j}^{n+1}.
 \end{aligned} \tag{5.4}$$

Cette discrétisation est valable pour les arêtes intérieures au maillage. Concernant les arêtes aux bords, les flux sont quelque modifiés de sorte à prendre en compte les conditions aux limites (2.8). Comme pour le schéma 9P1s, les flux diagonaux aux bords sont pris nuls

ce qui implique une modification pour les flux directs associés. Pour une arête sur le bord gauche, les flux $\tilde{F}_{1/2,j+1/2}^{\nwarrow}$ et $\tilde{F}_{1/2,j-1/2}^{\nearrow}$ sont annulés et le flux $\tilde{F}_{1/2,j}$ est identique à celui du schéma 5P. De plus, il vient

$$\tilde{F}_{1,j+1/2} = (1 - 2\theta_y)F_{1,j+1/2}, \quad \tilde{F}_{1,j-1/2} = (1 - 2\theta_y)F_{1,j-1/2} \quad (5.5)$$

où $F_{1,j+1/2}$ et $F_{1,j-1/2}$ sont donnés (3.6). Il en va de même pour les flux horizontaux sur le bord haut. Concernant les bords verticaux, la discrétisation sur le bord bas annule les flux $\tilde{F}_{i-1,1/2}^{\nearrow}$ et $\tilde{F}_{i+1,1/2}^{\nwarrow}$ et deux flux en impactés, à savoir

$$\tilde{F}_{i+1/2,1} = (1 - 2\theta_x)F_{i+1/2,1}, \quad \tilde{F}_{i-1/2,1} = (1 - 2\theta_x)F_{i-1/2,j}. \quad (5.6)$$

Le flux $\tilde{F}_{i,1/2}$ est identique à celui du schéma 5P. Les flux verticaux sur le bord haut se discrétise de la même manière.

La discrétisation (5.4) avec les flux (5.3), (5.5), (5.6) aboutit à la résolution d'un système linéaire de la forme (2.54).

Résolution de l'équation en saturation

Une fois les pressions calculées, les huit flux $\tilde{F}$ peuvent être évalués et utilisés dans l'équation en saturation (2.3c), discrétisée de manière identique au schéma 9P1s par

$$\begin{aligned} \Delta x \Delta y \phi \frac{s_{i,j}^{n+1} - s_{i,j}^n}{\Delta t^n} &+ (f(s)\tilde{F})_{i+1/2,j} - (f(s)\tilde{F})_{i-1/2,j} \\ &+ (f(s)\tilde{F})_{i,j+1/2} - (f(s)\tilde{F})_{i,j-1/2} \\ &+ (f(s)\tilde{F})_{i+1/2,j+1/2}^{\nearrow} - (f(s)\tilde{F})_{i-1/2,j-1/2}^{\nearrow} \\ &+ (f(s)\tilde{F})_{i-1/2,j+1/2}^{\nwarrow} - (f(s)\tilde{F})_{i+1/2,j-1/2}^{\nwarrow} = \Delta x \Delta y q_{w,i,j}^{n+1}, \end{aligned} \quad (5.7)$$

avec

$$(f(s)\tilde{F})_{i+1/2,j} = f(s_{i,j}^n) [\tilde{F}_{i+1/2,j}]^+ + f(s_{i+1,j}^n) [\tilde{F}_{i+1/2,j}]^-, \quad (5.8a)$$

$$(f(s)\tilde{F})_{i,j+1/2} = f(s_{i,j}^n) [\tilde{F}_{i,j+1/2}]^+ + f(s_{i,j+1}^n) [\tilde{F}_{i,j+1/2}]^-, \quad (5.8b)$$

$$(f(s)\tilde{F})_{i+1/2,j+1/2}^{\nearrow} = f(s_{i,j}^n) [\tilde{F}_{i+1/2,j+1/2}^{\nearrow}]^+ + f(s_{i+1,j+1}^n) [\tilde{F}_{i+1/2,j+1/2}^{\nearrow}]^-, \quad (5.8c)$$

$$(f(s)\tilde{F})_{i-1/2,j+1/2}^{\nwarrow} = f(s_{i,j}^n) [\tilde{F}_{i-1/2,j+1/2}^{\nwarrow}]^+ + f(s_{i-1,j+1}^n) [\tilde{F}_{i-1/2,j+1/2}^{\nwarrow}]^-, \quad (5.8d)$$

où

$$[\tilde{F}]^+ = \max(0, \tilde{F}), \quad [\tilde{F}]^- = \min(0, \tilde{F}).$$

La prise en compte des bords ainsi que les termes sources s'effectue de manière identique à celle du schéma 9P1s.

Étant explicite, la discrétisation de l'équation en saturation nécessite le calcul d'une condition CFL [31] de sorte que le pas de temps Δt^n ne soit pas pris trop grand et alors garantir la stabilité du schéma.

La quantité $\langle \sigma F \rangle_{i,j}$ donnée en (2.60), est adaptée ici pour le schéma 9P2s. En reprenant les définitions (2.59), celle-ci est écrite en chaque maille $\mathcal{M}_{i,j}$ par

$$\begin{aligned} \langle \sigma \tilde{F} \rangle_{i,j} = & \sigma_{i-1/2,j} [\tilde{F}_{i-1/2,j}]^+ - \sigma_{i+1/2,j} [\tilde{F}_{i+1/2,j}]^- \\ & + \sigma_{i,j-1/2} [\tilde{F}_{i,j-1/2}]^+ - \sigma_{i,j+1/2} [\tilde{F}_{i,j+1/2}]^- \\ & + \sigma_{i-1/2,j-1/2} [\tilde{F}_{i-1/2,j-1/2}]^{\nearrow,+} - \sigma_{i+1/2,j+1/2} [\tilde{F}_{i+1/2,j+1/2}]^{\nearrow,-} \\ & + \sigma_{i+1/2,j-1/2} [\tilde{F}_{i+1/2,j-1/2}]^{\nwarrow,+} - \sigma_{i-1/2,j+1/2} [\tilde{F}_{i-1/2,j+1/2}]^{\nwarrow,-}. \end{aligned}$$

Cette quantité est positive et correspond aux flux entrants dans la maille $\mathcal{M}_{i,j}$.

Proposition 5.2. *Sous la condition*

$$\frac{\Delta t^n}{\phi \Delta x \Delta y} \max_{\substack{1 \leq i \leq N_x \\ 1 \leq j \leq N_y}} \langle \sigma \tilde{F} \rangle_{i,j} \leq 1 \quad (5.9)$$

et en l'absence de termes sources ($q^{n+1} = q_w^{n+1} = 0$), le schéma (5.7), (2.58) satisfait le principe du maximum, c'est-à-dire que $s_{i,j}^{n+1}$ est une combinaison convexe de $s_{i,j}^n$ et des saturations des huit mailles voisines au temps n .

DÉMONSTRATION. La preuve est semblable à celle réalisée pour le schéma 9P1s. $\square$

5.2 Analyse de l'erreur en pression

Le schéma 9P2s va être étudié dans cette partie grâce à une analyse de Fourier. Les équations sont discrétisées de manière similaire à celle du schéma 9P1s du chapitre précédent, le raisonnement est alors semblable, s'effectuant sur deux paramètres plutôt que sur un seul.

5.2.1 Distribution angulaire

Comme pour le schéma 9P1s, l'analyse de Fourier va s'effectuer sur l'approximation du laplacien. Il s'agit ici de la même analyse que celle §3.2, utilisant cette fois deux paramètres et non un. Pour rappel, la discrétisation 2-D avec le schéma 9P2s est

$$\begin{aligned} (-\Delta_h^\theta p)_{i,j} = & \theta_x (-\Delta_h^H p)_{i,j+1} + (1 - 2\theta_x) (-\Delta_h^H p)_{i,j} + \theta_x (-\Delta_h^H p)_{i,j-1} \\ & + \theta_y (-\Delta_h^V p)_{i+1,j} + (1 - 2\theta_y) (-\Delta_h^V p)_{i,j} + \theta_y (-\Delta_h^V p)_{i-1,j}. \end{aligned} \quad (5.10)$$

Théorème 5.1. *Pour Δx et Δy suffisamment petits, l'erreur d'approximation du schéma 9P2s sur le laplacien est*

$$\begin{aligned} \mathcal{E}^\theta(s) = & -|\mathbf{k}|^4 \left[s^2 \left\{ \frac{1}{12} (\Delta x^2 + \Delta y^2) - (\theta_x \Delta y^2 + \theta_y \Delta x^2) \right\} \right. \\ & \left. + s \left\{ -\frac{1}{6} \Delta x^2 + (\theta_x \Delta y^2 + \theta_y \Delta x^2) \right\} + \frac{\Delta x^2}{12} \right] + \mathcal{O}(\Delta x^4, \Delta y^4). \end{aligned} \quad (5.11)$$

DÉMONSTRATION. Toutes les pressions $p_{i\pm 1, j\pm 1}$ sont écrites sous forme d'exponentielle comme dans (3.2.2). Dans chacune des formules, la pression au centre de la maille $\mathcal{M}_{i,j}$ apparaît. En mettant celle-ci en facteur, le laplacien discrétisé devient alors

$$(-\Delta_h^\theta p)_{i,j} = \mathcal{F}[-\Delta_h^\theta](\mathbf{k}) p_{i,j}$$

où $\mathcal{F}[-\Delta_h^\theta](\mathbf{k})$ désigne le symbole approché du schéma 9P2s pour le laplacien. Après calculs à partir de (5.10), ce symbole approché vaut

$$\begin{aligned} \mathcal{F}[-\Delta_h^\theta](\mathbf{k}) &= \frac{-e^{-Ik\Delta x} + 2 - e^{Ik\Delta x}}{\Delta x^2} (\theta_x e^{I\ell\Delta y} + (1 - 2\theta_x) + \theta_x e^{-I\ell\Delta y}) \\ &\quad + \frac{-e^{-I\ell\Delta y} + 2 - e^{I\ell\Delta y}}{\Delta y^2} (\theta_y e^{Ik\Delta x} + (1 - 2\theta_y) + \theta_y e^{-Ik\Delta x}). \end{aligned}$$

Les formules de trigonométrie (3.14) sont utiles afin de réduire chaque partie de l'expression pour aboutir à

$$\mathcal{F}[-\Delta_h^\theta](\mathbf{k}) = \frac{4 \sin^2(\frac{k\Delta x}{2})}{\Delta x^2} \left(1 - 4\theta_x \sin^2\left(\frac{\ell\Delta y}{2}\right) \right) + \frac{4 \sin^2(\frac{\ell\Delta y}{2})}{\Delta y^2} \left(1 - 4\theta_y \sin^2\left(\frac{k\Delta x}{2}\right) \right) \}.$$

Ce symbole approché peut s'écrire autrement grâce notamment aux développements limités du $\sin^2$ détaillés en (3.15). Alors,

$$\mathcal{F}[-\Delta_h^\theta](\mathbf{k}) = k^2 + \ell^2 - \left[\frac{1}{12} (k^4 \Delta x^2 + \ell^4 \Delta y^2) + k^2 \ell^2 (\theta_x \Delta y^2 + \theta_y \Delta x^2) \right] + \mathcal{O}(\Delta x^4, \Delta y^4).$$

Le symbole exact du laplacien étant $k^2 + \ell^2$, l'erreur d'approximation sur le laplacien est définie par la différence entre ces deux dernières quantités

$$\mathcal{E}^\theta(\mathbf{k}) = - \left[\frac{1}{12} (k^4 \Delta x^2 + \ell^4 \Delta y^2) + k^2 \ell^2 (\theta_x \Delta y^2 + \theta_y \Delta x^2) \right] + \mathcal{O}(\Delta x^4, \Delta y^4). \quad (5.12)$$

Pour rendre l'analyse plus aisée, un changement de coordonnées est effectué afin d'utiliser les coordonnées polaires, soit

$$\begin{pmatrix} k \\ \ell \end{pmatrix} = |\mathbf{k}| \begin{pmatrix} \cos \varphi \\ \sin \varphi \end{pmatrix}.$$

L'erreur (5.12) devient alors

$$\begin{aligned} \mathcal{E}^\theta(\varphi) &= - |\mathbf{k}|^4 \left[\frac{1}{12} (\cos^4 \varphi \Delta x^2 + \sin^4 \varphi \Delta y^2) + \cos^2 \varphi \sin^2 \varphi (\theta_x \Delta y^2 + \theta_y \Delta x^2) \right] \\ &\quad + \mathcal{O}(\Delta x^4, \Delta y^4). \end{aligned}$$

Le changement de variable $s = \sin^2 \varphi$ est également utilisé pour permettre l'étude de l'erreur et obtenir le résultat désiré. $\square$

REMARQUE 5.1. Dans le cas où $\theta_x = \theta_y = \theta$, cette erreur (5.11) est égale à l'expression (3.18). $\square$

5.2.2 Minimisation de l'anisotropie

La dépendance en (θ_x, θ_y) ne se fait qu'à travers la combinaison $\theta_x \Delta y^2 + \theta_y \Delta x^2$. Cette erreur est représentée pour différents couples (θ_x, θ_y) sur la figure 5.3. Comme pour le schéma 9P1s, l'erreur la moins anisotrope est atteinte lorsque l'erreur (5.11) est une droite, soit encore pour

$$\frac{1}{12}(\Delta x^2 + \Delta y^2) - (\theta_x \Delta y^2 + \theta_y \Delta x^2) = 0.$$

Cette seule condition définit le couple (θ_x, θ_y) en fonction d'un paramètre libre $\vartheta = \theta_x - \theta_y$ par

$$\theta_x^\vartheta = \frac{1}{12} + \vartheta \frac{\Delta x^2}{\Delta x^2 + \Delta y^2} \quad \text{et} \quad \theta_y^\vartheta = \frac{1}{12} - \vartheta \frac{\Delta y^2}{\Delta x^2 + \Delta y^2}.$$

REMARQUE 5.2. Si ϑ est pris nul, soit pour les deux paramètres θ_x et θ_y identiques, cette condition donne la valeur optimale $\theta = \frac{1}{12}$ trouvée pour le schéma 9P1s. $\square$

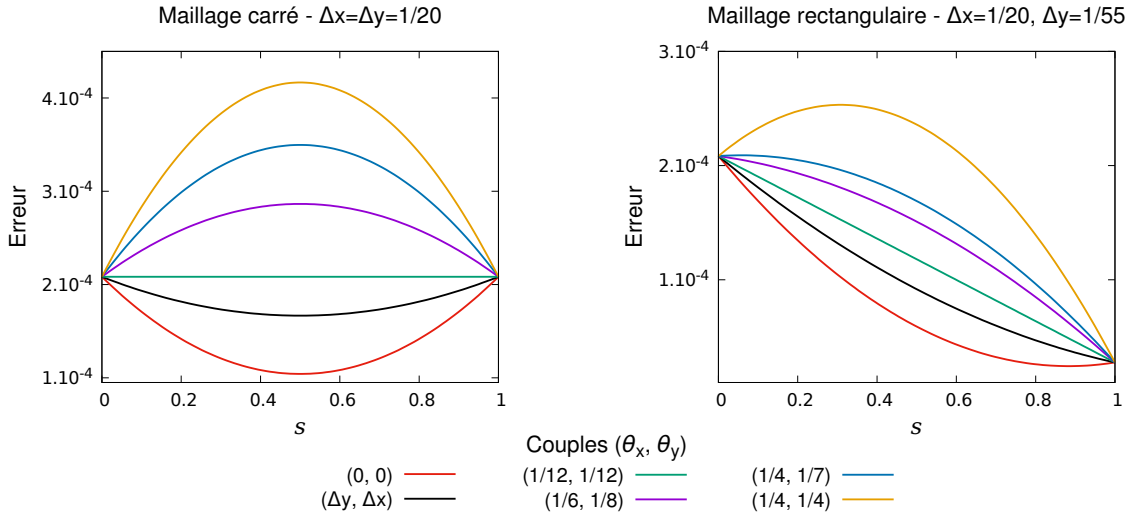


FIGURE 5.3 – Représentation du polynôme d'erreur (5.11) pour différents couples (θ_x, θ_y) - Mailles carrées (à gauche) et rectangulaires (à droite).

5.3 Analyse de l'erreur en saturation

5.3.1 Distribution angulaire

À présent, l'analyse de Fourier va être réalisée sur l'équation en saturation. Pour cela, la linéarité de la fonction flux fractionnaire est requise ($f(s) = s$) et la vitesse d'écoulement est considérée comme uniforme $\mathbf{u} = {}^t(a, b)$ avec a et b positifs. Sans termes sources et en choisissant des propriétés pétrophysiques simples ($\phi = 1$ et $\kappa = 1$), l'équation sur laquelle l'analyse va être réalisée est alors identique à celle utilisée §4.2 à savoir

$$\partial_t s + a \partial_x s + b \partial_y s = 0.$$

Théorème 5.2. *Pour Δx et Δy suffisamment petits, l'erreur d'approximation du schéma 9P2s en saturation est*

$$\mathcal{E}^\theta(\mathbf{k}) = \frac{a\Delta x}{2}k^2 + \left[b(1 - 4\theta_y) + 4a\theta_x \frac{\Delta y}{\Delta x} \right] \frac{\Delta y}{2}\ell^2 + 4\theta_y b\Delta x k\ell + \mathcal{O}(\Delta x^2, \Delta y^2) \quad (5.13a)$$

si $a\Delta y\theta_x - b\Delta x\theta_y \geq 0$ et

$$\mathcal{E}^\theta(\mathbf{k}) = \frac{b\Delta y}{2}\ell^2 + \left[a(1 - 4\theta_x) + 4b\theta_y \frac{\Delta x}{\Delta y} \right] \frac{\Delta x}{2}k^2 + 4\theta_x a\Delta y k\ell + \mathcal{O}(\Delta x^2, \Delta y^2) \quad (5.13b)$$

si $a\Delta y\theta_x - b\Delta x\theta_y \leq 0$.

DÉMONSTRATION. Les flux calculés grâce à l'équation en pression s'écrivent à l'aide des composantes de la vitesse

$$\begin{aligned} \tilde{F}_{i+1/2,j} &= \tilde{F}_{i-1/2,j} = (1 - 4\theta_x)a\Delta y, \\ \tilde{F}_{i,j+1/2} &= \tilde{F}_{i,j-1/2} = (1 - 4\theta_y)b\Delta x, \\ \tilde{F}_{i+1/2,j+1/2}^{\nearrow} &= \tilde{F}_{i-1/2,j-1/2}^{\nearrow} = 2\theta_x a\Delta y + 2\theta_y b\Delta x, \\ \tilde{F}_{i-1/2,j+1/2}^{\nwarrow} &= \tilde{F}_{i+1/2,j-1/2}^{\nwarrow} = -2\theta_x a\Delta y + 2\theta_y b\Delta x. \end{aligned}$$

Pour connaître le signe des décentrement des saturations, il faut supposer $0 \leq \theta_x, \theta_y \leq 1/4$ pour les flux horizontaux et verticaux. De plus, il faut distinguer les cas où $-\theta_x a\Delta y + \theta_y b\Delta x \leq 0$ et $-\theta_x a\Delta y + \theta_y b\Delta x \geq 0$ afin de déterminer les décentrement des saturations selon le signe des flux diagonaux $\tilde{F}^{\nwarrow}$. Le premier cas, qui revient à $b/a \leq \theta_x \Delta y / \theta_y \Delta x$, est d'abord considéré ici. Les décentrement des saturations sont alors entièrement connus et l'équation en saturation discrétisée par le schéma 9P2s (5.7) devient

$$\begin{aligned} s_{i,j}^{n+1} &= s_{i,j}^n - \frac{\Delta t}{\Delta x \Delta y} \left((1 - 4\theta_x)a\Delta y(s_{i,j} - s_{i-1,j}) + (1 - 4\theta_y)b\Delta x(s_{i,j} - s_{i,j-1}) \right. \\ &\quad \left. + (2\theta_x a\Delta y + 2\theta_y b\Delta x)(s_{i,j} - s_{i-1,j-1}) \right. \\ &\quad \left. + (2\theta_x a\Delta y - 2\theta_y b\Delta x)(s_{i,j} - s_{i-1,j+1}) \right). \end{aligned}$$

Le symbole de l'équation est déterminé sur la partie spatiale de cette équation, préalablement divisée par le volume d'une maille $\Delta x \Delta y$. En s'aidant des transformées inverses de Fourier (3.2.2), celui-ci s'écrit

$$\begin{aligned} \mathcal{F}([\mathbf{u} \cdot \nabla]_h^\theta)(\mathbf{k}) &= (1 - 4\theta_x) \frac{a}{\Delta x} (1 - e^{-Ik\Delta x}) + (1 - 4\theta_y) \frac{b}{\Delta y} (1 - e^{-I\ell\Delta y}) \\ &\quad + 2 \left(\theta_x \frac{a}{\Delta x} + \theta_y \frac{b}{\Delta y} \right) (1 - e^{-Ik\Delta x - I\ell\Delta y}) \\ &\quad + 2 \left(\theta_x \frac{a}{\Delta x} - \theta_y \frac{b}{\Delta y} \right) (1 - e^{-Ik\Delta x + I\ell\Delta y}). \end{aligned}$$

Avec $|k|\Delta x \ll 1$ et $|\ell|\Delta y \ll 1$, les formules de Taylor donnant

$$\begin{aligned} 1 - e^{-Ik\Delta x} &= Ik\Delta x + \frac{k^2 \Delta x^2}{2} + \mathcal{O}(\Delta x^3), \\ 1 - e^{-I\ell\Delta y} &= I\ell\Delta y + \frac{\ell^2 \Delta y^2}{2} + \mathcal{O}(\Delta y^3) \end{aligned}$$

permettent de poursuivre les calculs du symbole approché. Ainsi,

$$\begin{aligned}\mathcal{F}([\mathbf{u} \cdot \nabla]_h^\theta)(\mathbf{k}) = & (1 - 4\theta_x) \frac{a}{\Delta x} \left[Ik\Delta x + \frac{k^2\Delta x^2}{2} \right] + (1 - 4\theta_y) \frac{b}{\Delta y} \left[I\ell\Delta y + \frac{\ell^2\Delta y^2}{2} \right] \\ & + 2 \left(\theta_x \frac{a}{\Delta x} + \theta_y \frac{b}{\Delta y} \right) \left[I(k\Delta x + \ell\Delta y) + \frac{(k\Delta x + \ell\Delta y)^2}{2} \right] \\ & + 2 \left(\theta_x \frac{a}{\Delta x} - \theta_y \frac{b}{\Delta y} \right) \left[I(k\Delta x - \ell\Delta y) + \frac{(k\Delta x - \ell\Delta y)^2}{2} \right] \\ & + \mathcal{O}(\Delta x^2, \Delta y^2),\end{aligned}$$

qui après simplifications devient

$$\begin{aligned}\mathcal{F}([\mathbf{u} \cdot \nabla]_h^\theta)(\mathbf{k}) = & I(ak + b\ell) + \frac{a\Delta x}{2} k^2 + \left[b(1 - 4\theta_y) + 4a\theta_x \frac{\Delta y}{\Delta x} \right] \frac{\Delta y}{2} \ell^2 + 4\theta_y b \Delta x k \ell \\ & + \mathcal{O}(\Delta x^2, \Delta y^2).\end{aligned}$$

Comme le symbole exact de l'équation en saturation est $I(ak + b\ell)$, l'erreur en saturation est retrouvée. Un raisonnement identique permet de conclure quant aux résultats pour $a\Delta y\theta_x - b\Delta x\theta_y \leq 0$. $\square$

Théorème 5.3. Avec Δx et Δy suffisamment petits, l'erreur avec le schéma 9P2s sur l'équation en saturation devient

$$\mathcal{E}^\theta(\mathbf{k}, \mathbf{u}) = |\mathbf{k}|^2 |\mathbf{u}| \begin{pmatrix} \cos \Omega & \sin \Omega \end{pmatrix} \begin{bmatrix} \tilde{A}^\theta(\gamma) & \tilde{B}^\theta(\gamma) \\ \tilde{B}^\theta(\gamma) & \tilde{C}^\theta(\gamma) \end{bmatrix} \begin{pmatrix} \cos \Omega \\ \sin \Omega \end{pmatrix},$$

où

$$\tilde{A}^\theta(\gamma) = \frac{\Delta x}{2} \cos^3 \gamma + 2 \cos \gamma \sin^2 \gamma \left[2\theta_y \Delta x + \theta_x \frac{\Delta y^2}{\Delta x} \right] + \frac{\Delta y}{2} (1 - 4\theta_y) \sin^3 \gamma, \quad (5.14a)$$

$$\begin{aligned}\tilde{B}^\theta(\gamma) = & \frac{\Delta y}{2} (1 - 4\theta_y) \cos \gamma \sin^2 \gamma - 2\theta_y \Delta x \sin^3 \gamma \\ & + \cos^2 \gamma \sin \gamma \left[2\theta_y \Delta x + 2\theta_x \frac{\Delta y^2}{\Delta x} - \frac{\Delta x}{2} \right],\end{aligned} \quad (5.14b)$$

$$\tilde{C}^\theta(\gamma) = 2\theta_x \frac{\Delta y^2}{\Delta x} \cos^3 \gamma + \frac{\Delta y}{2} (1 - 4\theta_y) \cos^2 \gamma \sin \gamma + \cos \gamma \sin^2 \gamma \left[\frac{\Delta x}{2} - 4\theta_y \Delta x \right] \quad (5.14c)$$

si $b/a \leq \theta_x \Delta y / \theta_y \Delta x$ et

$$\tilde{A}^\theta(\gamma) = \frac{\Delta x}{2} (1 - 4\theta_x) \cos^3 \gamma + 2 \cos^2 \gamma \sin \gamma \left[2\theta_x \Delta y + \theta_y \frac{\Delta x^2}{\Delta y} \right] + \frac{\Delta y}{2} \sin^3 \gamma, \quad (5.14d)$$

$$\begin{aligned}\tilde{B}^\theta(\gamma) = & -\frac{\Delta x}{2} (1 - 4\theta_x) \cos^2 \gamma \sin \gamma + 2\theta_x \Delta y \cos^3 \gamma \\ & + \cos^2 \gamma \sin \gamma \left[-2\theta_x \Delta y - 2\theta_y \frac{\Delta x^2}{\Delta y} + \frac{\Delta y}{2} \right],\end{aligned} \quad (5.14e)$$

$$\tilde{C}^\theta(\gamma) = 2\theta_x \frac{\Delta y^2}{\Delta x} \cos^3 \gamma + \frac{\Delta y}{2} (1 - 4\theta_y) \cos^2 \gamma \sin \gamma + \cos \gamma \sin^2 \gamma \left[\frac{\Delta x}{2} - 4\theta_y \Delta x \right] \quad (5.14f)$$

si $b/a \geq \theta_x \Delta y / \theta_y \Delta x$.

DÉMONSTRATION. Les changements de variables suivants sont effectués sur (5.13)

$$\begin{pmatrix} k \\ \ell \end{pmatrix} = |\mathbf{k}| \begin{pmatrix} \cos \varphi \\ \sin \varphi \end{pmatrix} \quad \text{et} \quad \begin{pmatrix} a \\ b \end{pmatrix} = |\mathbf{u}| \begin{pmatrix} \cos \gamma \\ \sin \gamma \end{pmatrix}$$

avec $\tan \gamma \leq \theta_x \Delta y / \theta_y \Delta x$ pour respecter le critère $b/a \leq \theta_x \Delta y / \theta_y \Delta x$. L'erreur (5.13) peut alors s'écrire sous la forme matricielle suivante

$$\mathcal{E}^\theta(\mathbf{k}) = |\mathbf{k}|^2 |\mathbf{u}| \begin{pmatrix} \cos \varphi & \sin \varphi \end{pmatrix} \begin{bmatrix} A^\theta(\gamma) & B^\theta(\gamma) \\ B^\theta(\gamma) & C^\theta(\gamma) \end{bmatrix} \begin{pmatrix} \cos \varphi \\ \sin \varphi \end{pmatrix}$$

en posant

$$\begin{aligned} A^\theta(\gamma) &= \frac{\Delta x}{2} \cos \gamma, \\ B^\theta(\gamma) &= 2\theta_y \Delta x \sin \gamma, \\ C^\theta(\gamma) &= \frac{\Delta y}{2} \left[(1 - 4\theta_y) \sin \gamma + 4\theta_x \frac{\Delta y}{\Delta x} \cos \gamma \right]. \end{aligned}$$

L'angle formé entre le vecteur de Fourier et le vecteur vitesse est noté $\Omega = \varphi - \gamma$. Grâce aux formules de passage d'un angle à l'autre (4.21) et (4.22), le résultat souhaité est trouvé. $\square$

Les trois erreurs (5.14), appelées respectivement erreur longitudinale, erreur en terme croisé et erreur transverse, sont représentées sur la figure 5.4 en fonction de l'angle $S = \sin^2 \gamma$ et pour différents couples (θ_x, θ_y) . La courbe rouge représente les erreurs pour le schéma 5P. Les autres courbes correspondent à des couples de paramètres pris sans justification. Le comportement de chacune de ces erreurs est semblable à celui des schémas précédents, constaté sur le schéma MD1f figure 4.5 et sur le schéma 9P1s figure 3.4.

5.3.2 Minimisation de l'anisotropie

Dans cette section, le rapport de mailles est noté $z = \frac{\Delta y}{\Delta x}$. Comme pour les précédents chapitres, la variable d'intérêt est l'erreur longitudinale $\tilde{A}^\theta$. Celle-ci a des expressions différentes selon le signe de $-a\theta_x \Delta y + b\theta_y \Delta x$. En coordonnées polaires, ce changement de signe apparaît au point de transition γ^* , défini par la relation $\tan \gamma^* = \frac{\Delta y \theta_x}{\Delta x \theta_y}$. Contrairement au schéma 9P1s, ce point de transition dépend des paramètres θ_x et θ_y . Soit ω la tangente au point de transition. Cela permet d'écrire θ_x en fonction de ω et de θ_y , à savoir

$$\theta_x = \frac{\omega \theta_y}{z}. \quad (5.15)$$

De plus, comme $\tan \gamma^* = \omega$, il vient $\sin^2 \gamma^* = \frac{\omega^2}{1+\omega^2}$ et $\cos^2 \gamma^* = \frac{1}{1+\omega^2}$.

L'erreur la moins anisotrope pour l'erreur longitudinale correspond à une droite reliant les points $(0, \frac{\Delta x}{2})$ et $(1, \frac{\Delta y}{2})$ lorsque $\tilde{A}^\theta$ est écrite avec la variable $S = \sin^2 \gamma$. L'équation de cette droite est alors

$$\tilde{A}^*(S) = \frac{\Delta x}{2}(1 - S) + \frac{\Delta y}{2}S. \quad (5.16)$$

Le couple de paramètre optimal (θ_x^*, θ_y^*) est trouvé en raccordant les deux erreurs longitudinales (5.14a) et (5.14d) sur la droite au point de transition $S^* = \sin^2 \gamma^*$. Ainsi, il y aura

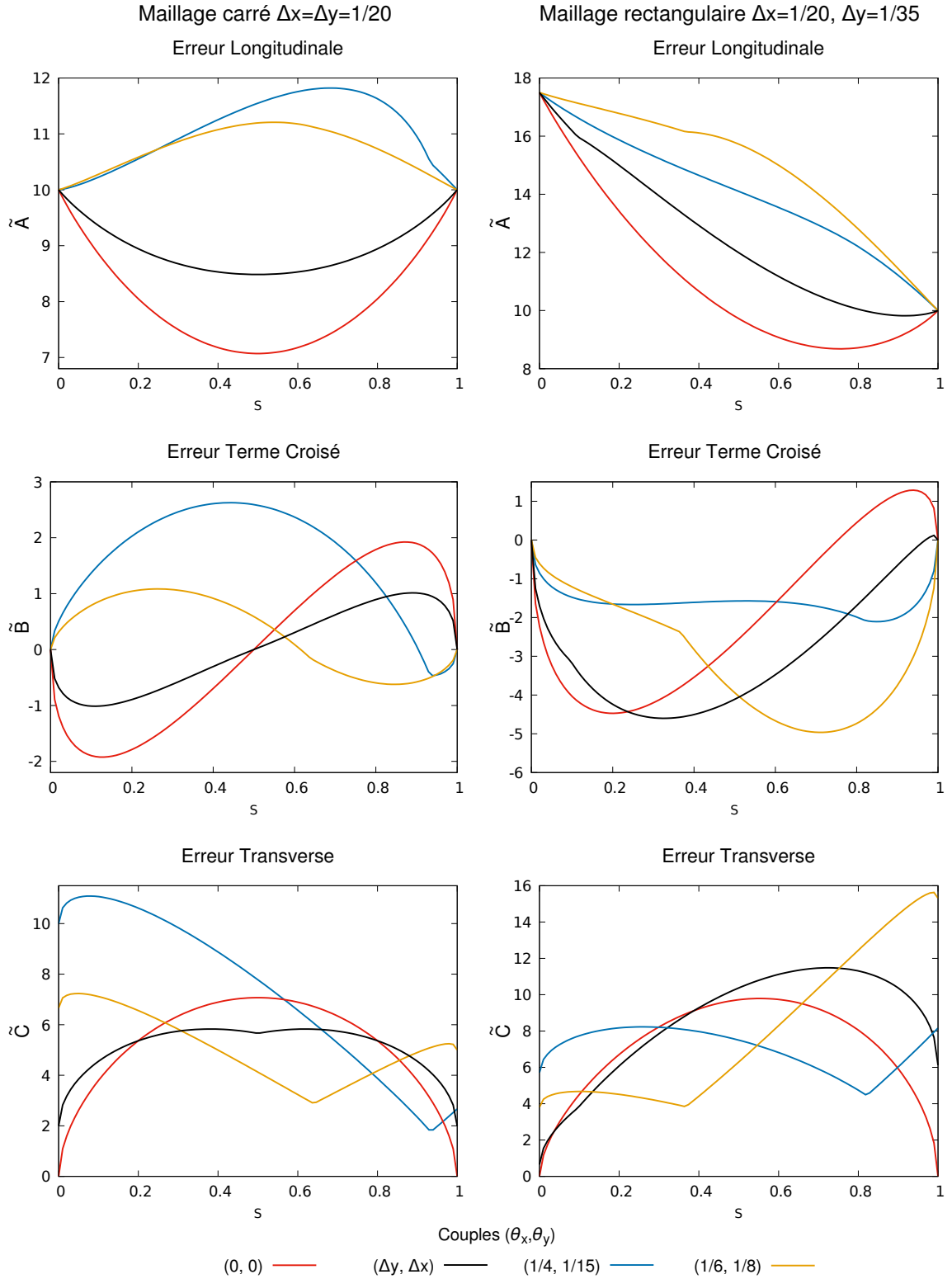


FIGURE 5.4 – Représentation des erreurs longitudinales, termes croisés et transverses pour des maillages carrés et rectangulaires selon différents couples (θ_x, θ_y) .

alignement de trois points sur la droite idéale, ce qui correspond à un critère de suboptimalité des paramètres. Comme le point de transition S^* dépend du couple de paramètres, sa position peut varier et influencer sur la forme de la courbe $\tilde{A}^\theta(S)$. La position « idéale » du point de raccordement se situe en $S = 1/2$, ainsi la courbe d'erreur longitudinale sera autant en dessous qu'au dessus de la courbe idéale (5.16). Le problème de suboptimalité à résoudre concernant l'erreur longitudinale est alors

Trouver un couple (θ_x, θ_y) tel que S^* soit proche de $1/2$ et tel que $\tilde{A}^\theta(S^*) = \tilde{A}^*(S^*)$.

Théorème 5.4. *La solution au problème de minimisation ci-dessus est*

$$\theta_x^*(z, \omega) = \frac{\sqrt{1 + \omega^2}(z\omega^2 + 1) - (1 + z\omega^3)}{8z\omega}, \quad (5.17a)$$

$$\theta_y^*(z, \omega) = \frac{\sqrt{1 + \omega^2}(z\omega^2 + 1) - (1 + z\omega^3)}{8\omega^2}, \quad (5.17b)$$

où $z = \frac{\Delta y}{\Delta x}$ et $\omega = z \frac{\theta_x}{\theta_y}$.

DÉMONSTRATION. Au point S^* , la droite idéale prend la valeur

$$\tilde{A}^*(S^*) = \frac{\Delta x}{2(1 + \omega^2)} + \frac{\Delta y \omega^2}{2(1 + \omega^2)}.$$

L'erreur longitudinale (5.14a) évaluée au point de transition est

$$\tilde{A}^\theta(S^*) = \frac{\Delta x}{2} \frac{1}{(1 + \omega^2)^{3/2}} + 2 \left(2\theta_y \Delta x + \theta_x \frac{\Delta y^2}{\Delta x} \right) \frac{\omega^2}{(1 + \omega^2)^{3/2}} + \frac{\Delta y}{2} (1 - 4\theta_y) \frac{\omega^3}{(1 + \omega^2)^{3/2}}.$$

Ces deux dernières expressions doivent être égales, c'est pourquoi il vient après simplification par le dénominateur $2(1 + \omega^2)^{3/2}$,

$$\sqrt{1 + \omega^2}(\Delta x + \Delta y \omega^2) = \Delta x + 4 \left(2\theta_y \Delta x + \theta_x \frac{\Delta y^2}{\Delta x} \right) \omega^2 + \Delta y (1 - 4\theta_y) \omega^3.$$

En divisant par Δx afin de faire apparaître z et en remplaçant θ_x par son expression en fonction de θ_y (formule (5.15)), cela donne

$$\sqrt{1 + \omega^2}(1 + z\omega^2) = 1 + (8\theta_y + 4\omega z\theta_y) + z\omega^3(1 - 4\theta_y)\omega^2.$$

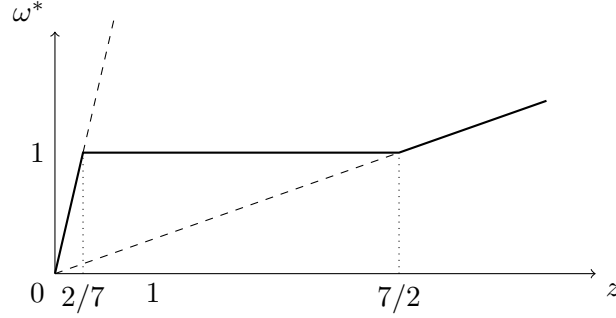
Ainsi, l'expression optimale de θ_y est

$$\theta_y^*(z, \omega) = \frac{\sqrt{1 + \omega^2}(z\omega^2 + 1) - (1 + z\omega^3)}{8\omega^2},$$

et celle de θ_x est déduite avec (5.15)

$$\theta_x^*(z, \omega) = \frac{\sqrt{1 + \omega^2}(z\omega^2 + 1) - (1 + z\omega^3)}{8z\omega}.$$

□

FIGURE 5.5 – Représentation de la fonction ω^* .

Ces fonctions (5.17) sont fortement non linéaires et possèdent les relations de symétrie suivantes

$$\theta_x^*(1/z, 1/\omega) = \theta_y^*(z, \omega) \quad \text{et} \quad \theta_y^*(1/z, 1/\omega) = \theta_x^*(z, \omega).$$

Proposition 5.3. *Le couple de paramètres suboptimal défini en (5.17) respecte la condition $0 \leq \theta_x(z, \omega), \theta_y(z, \omega) \leq 1/4$ pour*

$$\omega^*(z) = \begin{cases} \frac{7z}{2} & \text{si } 0 \leq z \leq 2/7, \\ 1 & \text{si } 2/7 \leq z \leq 7/2, \\ \frac{2z}{7} & \text{sinon.} \end{cases}$$

DÉMONSTRATION. La positivité n'est pas un problème car $(1 + z\omega^2)\sqrt{1 + \omega^2} \geq 1 + z\omega^3$ est toujours vérifié. Pour $\omega = 1$, il faut $\frac{1}{1+2\sqrt{2}} \leq z \leq 1 + 2\sqrt{2}$ pour respecter la condition d'infériorité à $1/4$. Cependant, θ_x^* dépasse $1/4$ pour une valeur $\omega > \frac{7}{2}z$. Ainsi et pour préserver les relations de symétrie, le paramètre ω est décrit par la fonction de la proposition 5.3 et tracée sur la figure 5.5. $\square$

REMARQUE 5.3. Ce couple de paramètres correspond au paramètre suboptimal du schéma 9P1s lorsque $\theta_x = \theta_y$ et pour un maillage carré, à savoir

$$\theta^* = \frac{\sqrt{2} - 1}{4}.$$

Cette valeur est également celle trouvée par Eymard, Masson et Guichard dans leur article de 2012 [42]. $\square$

5.4 Résultats numériques

Le schéma 9P2s a été appliqué aux trois cas tests de référence et les résultats obtenus sont présentés dans cette partie. Le premier cas test est celui où la solution analytique au problème (2.67) caractérise un écoulement radial. Le second cas test permet de comparer les résultats sur maillage diagonal et sur maillage parallèle ainsi que d'étudier les instants de percées d'eau au niveau des puits producteurs. Enfin, le dernier cas test montre le comportement de ce schéma face aux instabilités du système.

5.4.1 Cas test radial

Sur ce cas radial, le schéma 5P avait montré une déformation de la solution sur maillage carré (figure 2.15), le schéma MD1f et le travail effectué sur le terme de transport n'avait pas permis d'améliorer l'effet d'axes (figure 4.8) tandis que le schéma 9P1s obtenait une solution parfaitement radiale sur maillage carré mais se déformait en ovale sur maillage rectangulaire (figure 3.6). Ici, les résultats du schéma 9P2s sont mis sur la figure 5.6. À gauche, et comme pour le schéma 9P1s, la solution est bien radiale sur maillage carré. À droite, le maillage est rectangulaire avec $z = 1/3$. La solution est légèrement déformée mais garde un aspect radial tout de même.

Pour compléter l'analyse visuelle, les figures 5.7 et 5.8 montrent les profils de pression et de saturation sur maillages carrés et rectangulaires. Les figures de gauche, représentant les profils de pression, ne permettent pas de conclure sur une prédominance d'un axe en particulier alors que, pour les profils de saturations à droite des images, seul le maillage rectangulaire met en évidence une légère avance du choc sur l'axe médian horizontal (en bleu) par rapport à la solution analytique (en rouge). Pour un maillage carré, les trois courbes numériques se superposent parfaitement et correspondent bien au profil radial attendu.

Le couple de paramètres calculé 5.4 est suboptimal pour un rapport de mailles compris entre $2/7$ et $7/2$. Les précédents résultats faisaient partie de cet intervalle. La figure 5.9 montre le résultat pour un maillage dont le rapport de mailles est $z = 1/5$, soit inférieur à $2/7$. Le paramètre ω n'est alors plus égal à 1 et l'erreur longitudinale ne croise pas l'erreur isotrope en $1/2$ mais un peu avant. La forme de la solution obtenue est plutôt radiale et sans effet d'axes. Un petit décroché apparaît cependant dans les diagonales du maillage. Le profil de saturation à droite de la figure 5.9 montre que la position du choc sur l'axe médian vertical est en retard (en jaune) par rapport à la position du choc analytique (en rouge). Les profils sur les autres axes sont, quant à eux, légèrement en avance.

5.4.2 Cas à 5 puits

Le maillage utilisé pour ce cas test est formé de mailles carrées et reprend le problème étudié §2.4.2. Les résultats du schéma 9P2s sont bons pour une solution radiale §5.4.1, ce cas test va conforter ces résultats sur maillage diagonal et parallèle. En effet, sur la figure 5.10, les solutions obtenues en fin de simulation sont identiques sur les deux maillages. Les résultats avec le schéma 5P (figure 2.21) montraient une forte différence entre les deux maillages, l'effet de l'orientation de maillage a ici totalement disparu.

Les courbes de production d'eau au niveau des quatre puits producteurs sont présentées sur la figure 5.11. Là encore, les résultats sont encourageants avec notamment, un instant de percée d'eau quasiment identique pour les deux maillages. Cette conclusion avait déjà été obtenue pour le schéma 9P1s (figure 3.10), cependant les courbes se dissociaient par la suite, ce qui n'est pas le cas ici avec une bonne superposition des courbes de production d'eau.

Bien que le schéma 9P1s aboutissait à de bonnes conclusions, le schéma 9P2s a grandement amélioré les résultats sur maillage diagonal et maillage parallèle.

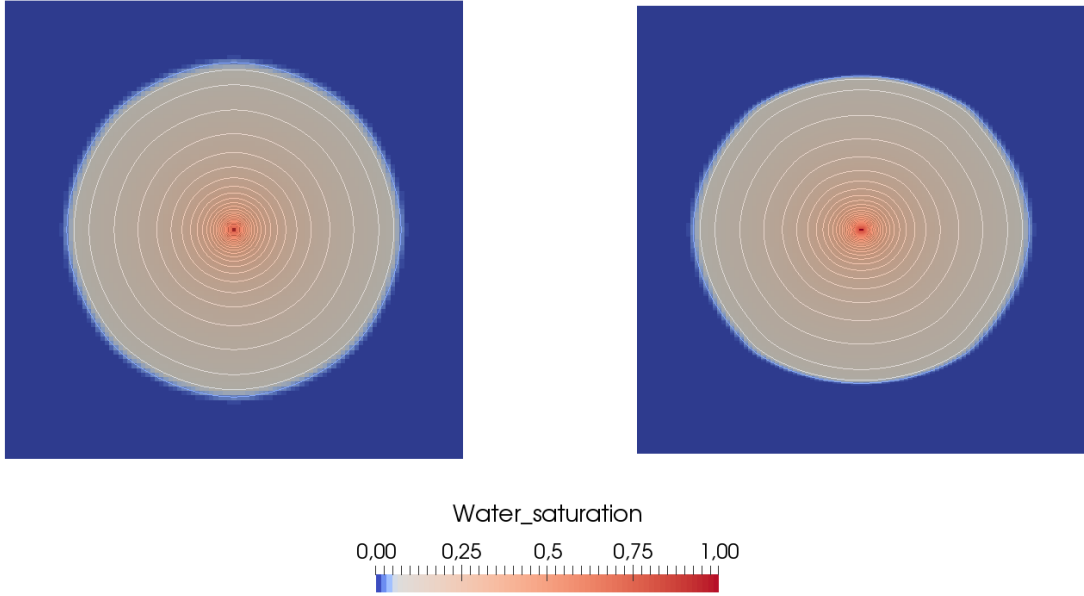


FIGURE 5.6 – Champs de saturation au temps $T = 0.05s$ obtenu sur maillage carré (à gauche) et sur maillage rectangulaire (à droite) avec le schéma 9P2s pour $M = 200$.

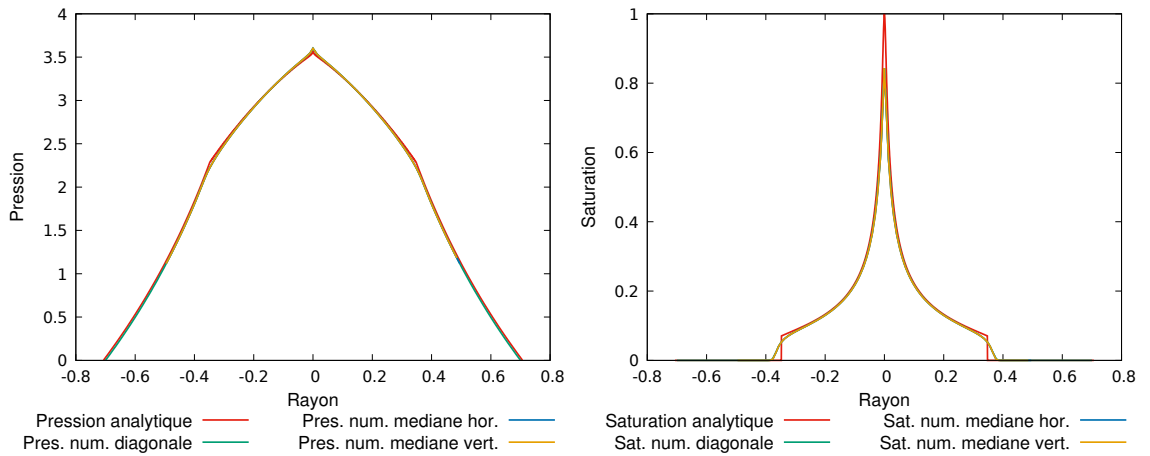


FIGURE 5.7 – Coupes selon différentes directions en pression (à gauche) et en saturation (à droite) de la solution obtenue avec le schéma 9P2s pour $M = 200$ en maillage carré 101×101 .

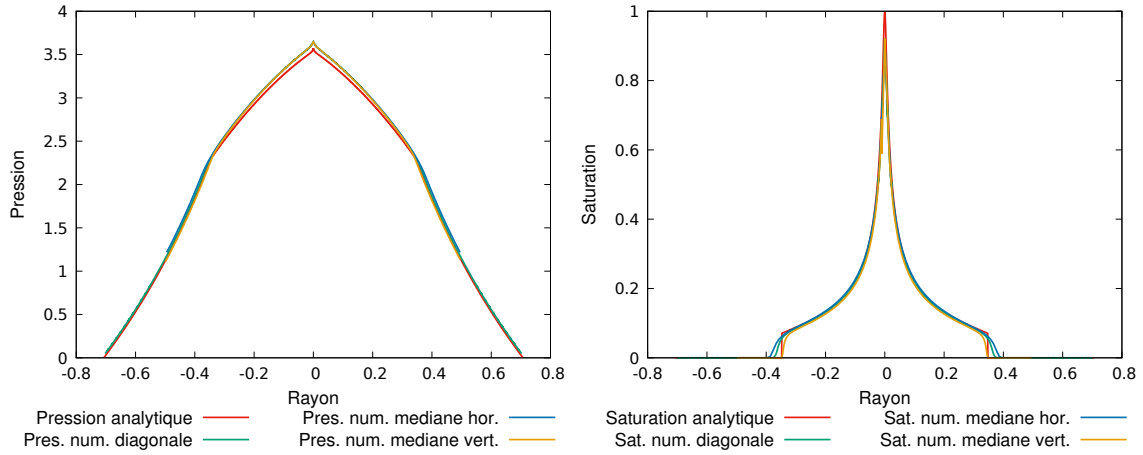


FIGURE 5.8 – Coupes selon différentes directions en pression (à gauche) et en saturation (à droite) de la solution obtenue avec le schéma 9P2s pour $M = 200$ en maillage rectangulaire 101×301 .

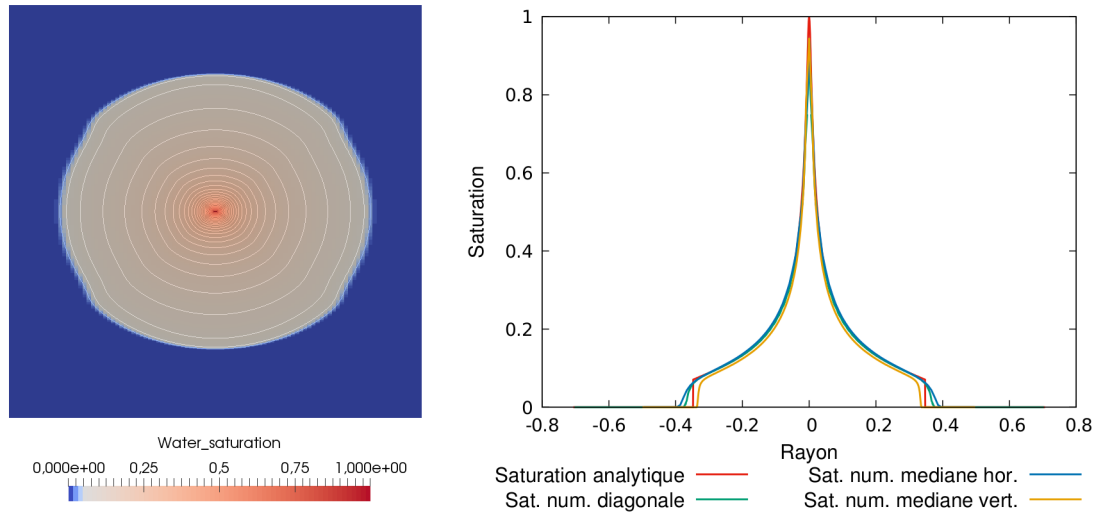


FIGURE 5.9 – Champs de saturation (à gauche) et coupes en saturation selon différentes directions (à droite) de la solution obtenue avec le schéma nomSchema pour $M = 200$ en maillage rectangulaire 101×501 .

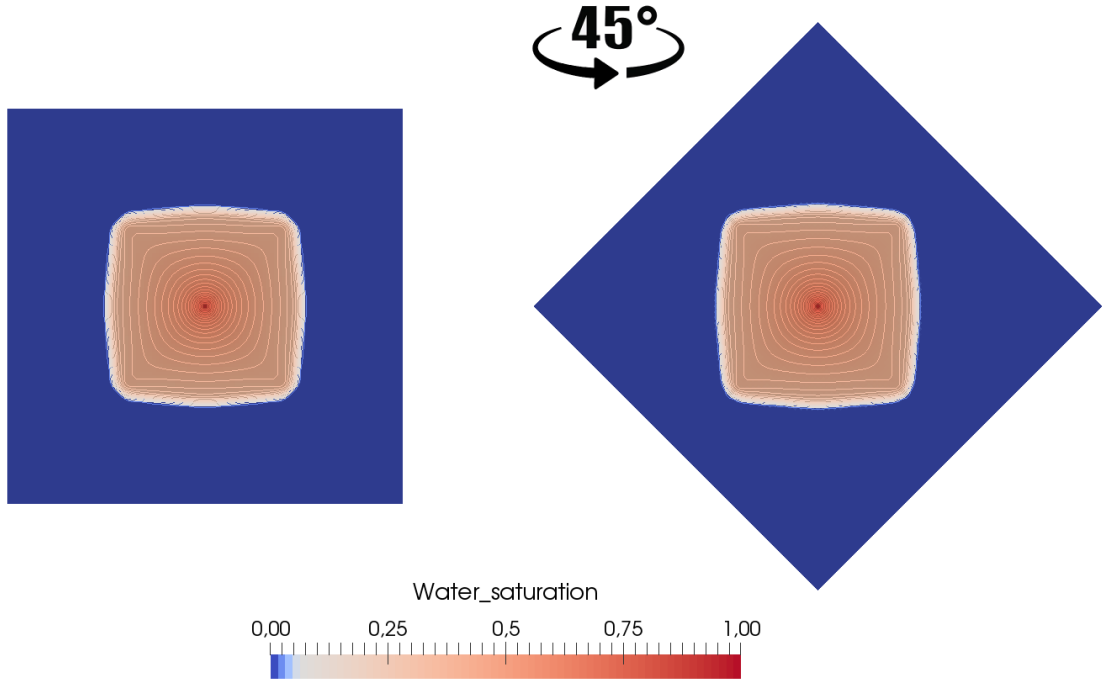


FIGURE 5.10 – Champs de saturation au temps $T = 200$ jours pour $M = 100$, obtenu avec le schéma 9P2s en maillage diagonal (à gauche) et maillage parallèle (à droite).

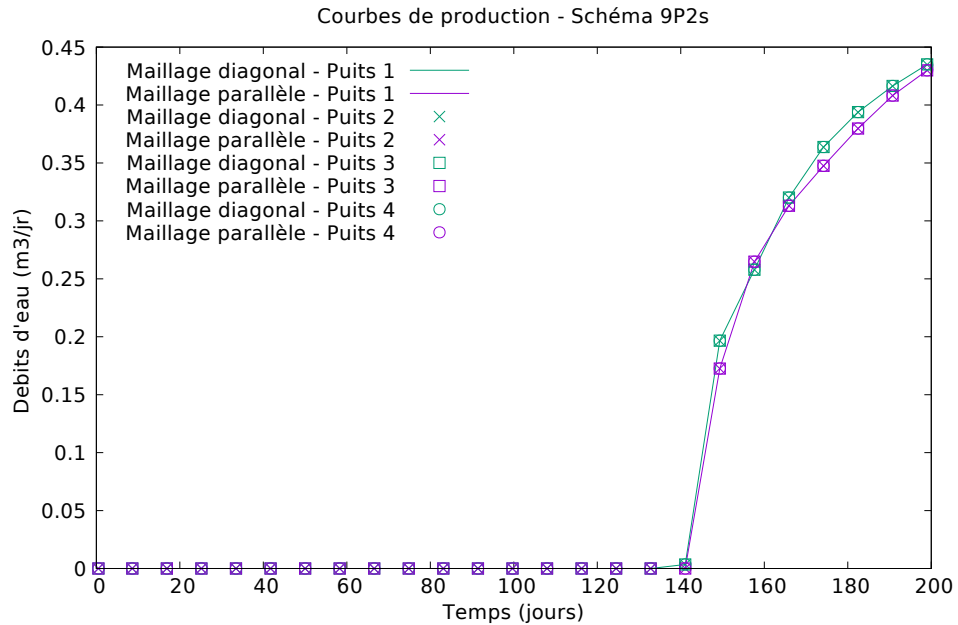


FIGURE 5.11 – Courbes de production d'eau au cours du temps aux puits producteurs pour $M = 100$ en maillages diagonal et parallèle avec le schéma 9P2s.

5.4.3 Cas digitations

La section §2.2 avait permis de mettre en évidence les instabilités du système pour des rapports de viscosité supérieurs à une valeur limite et ce cas test, détaillé §2.4.3, corroborait ces résultats en créant des digitations au niveau du front de saturation lorsque la résolution s'effectuait avec le schéma 5P (figure 2.23). Pour ce cas, le rapport de mailles est de $1/2$ ce qui correspond à une valeur de transition de $1/2$. La saturation obtenue avec le schéma 9P2s à différents instants de simulation est présentée sur la figure 5.12. Le schéma 9P2s utilisé avec le couple de paramètres suboptimal calculé 5.4 ne fait pas apparaître les digitations au cours de la simulation.

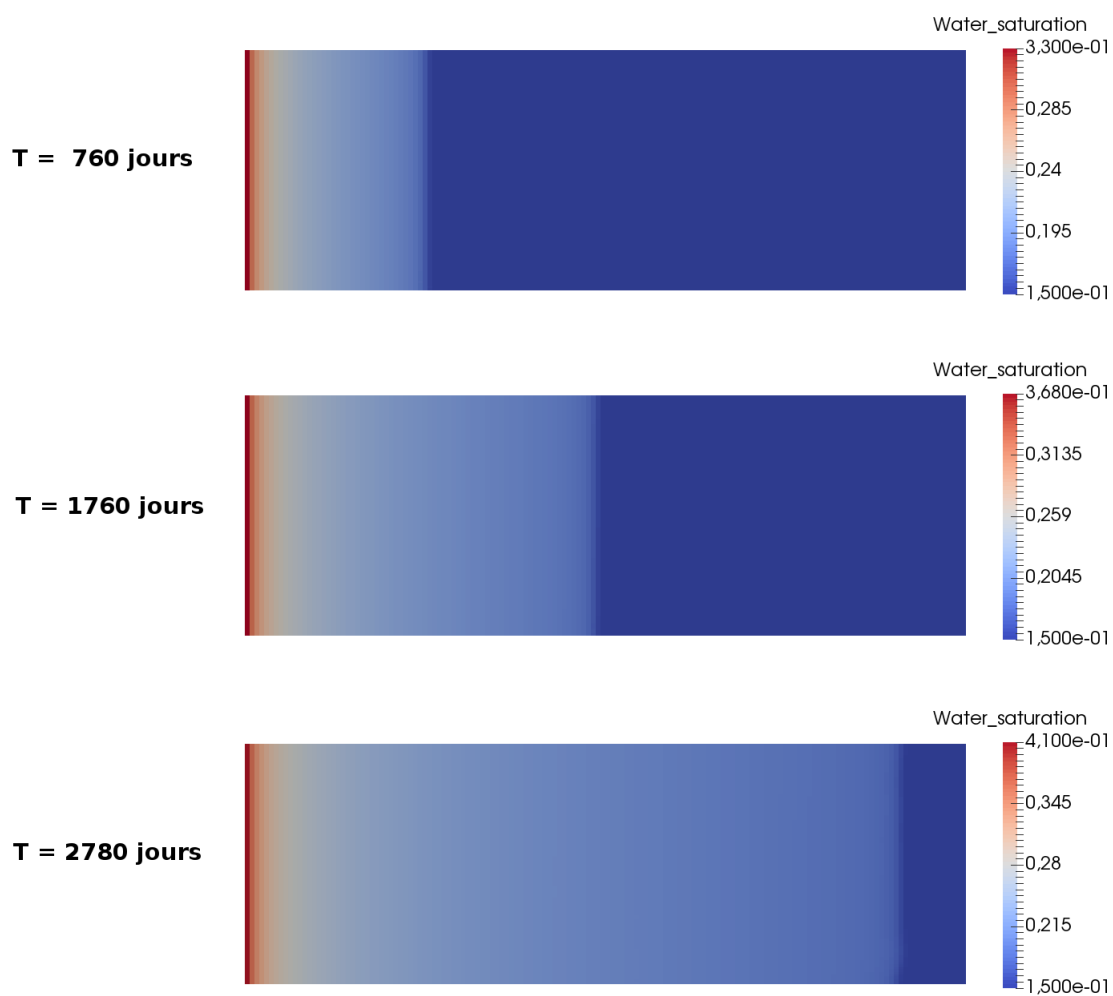


FIGURE 5.12 – Représentation de la saturation à différents temps de simulation pour le cas digitations avec le schéma 9P2s.

Chapitre 6

Vers une physique plus complète

Sommaire

6.1	Prise en compte de la gravité	131
6.1.1	Modèle continu	131
6.1.2	Modèle discret	132
6.1.3	Discrétisation en temps	133
6.1.4	Discrétisation en espace	134
6.1.5	Résultats numériques	139
6.2	Ajout d'hétérogénéité	145

L'objet de ce chapitre est de prendre en compte des phénomènes physiques plus complexes afin de rendre les simulations plus réalistes. Jusqu'à présent, le modèle étudié était simplifié avec des termes négligés, comme la gravité et la pression capillaire, et des variables étaient prises constantes sur tout le domaine (perméabilité, porosité,...).

Ce chapitre va complexifier le système d'équations de deux manières. Dans une première partie §6.1, l'effet de la gravité sera pris en considération dans le modèle et son impact sur le schéma 9P2s sera étudié d'un point de vue discrétisation mais aussi sur les résultats numériques. Ensuite, quelques cas seront exposés dans §6.2 lorsque la perméabilité n'est plus constante et homogène mais hétérogène dans tout le domaine.

6.1 Prise en compte de la gravité

Dans les chapitres précédents, le modèle considéré reposait sur plusieurs hypothèses simplificatrices. Dans cette partie, le modèle (2.3) est complété par la gravité. Celle-ci va attirer la solution dans la direction de $\mathbf{g}$ au détriment des autres directions.

6.1.1 Modèle continu

En présence du terme de gravité, c'est la vitesse qui est la plus impactée. L'écoulement

a alors lieu suivant le système suivant

$$\phi \partial_t s_\alpha + \operatorname{div} \mathbf{u}_\alpha = q_\alpha, \quad \text{dans } \Omega \times (0, T), \quad (6.1a)$$

$$\mathbf{u}_\alpha = -\kappa \mu_\alpha^{-1} \kappa_{r,\alpha}(s_\alpha) (\nabla p - \rho_\alpha \mathbf{g}), \quad \text{dans } \Omega \times (0, T), \quad (6.1b)$$

$$s_o + s_w = 1, \quad \text{dans } \Omega \times (0, T), \quad (6.1c)$$

Les inconnues du système ne changent pas et sont toujours la pression p , identique pour les deux phases, les deux saturations de phase s_α ainsi que les vitesses $\mathbf{u}_\alpha$.

Pour obtenir une formulation par flux fractionnaire, l'équation de conservation des volumes (6.1c) est utilisée afin de poser la nouvelle inconnue

$$s = s_w$$

de sorte que la saturation de l'huile se déduise de cette formule par

$$s_o = 1 - s.$$

En sommant les équations de conservation (6.1a) sur les phases, le système (6.1) se réécrit comme suit

$$\mathbf{u} = \mathbf{u}_w + \mathbf{u}_o, \quad \text{dans } \Omega \times (0, T), \quad (6.2a)$$

$$\operatorname{div} \mathbf{u} = q, \quad \text{dans } \Omega \times (0, T), \quad (6.2b)$$

$$\phi \partial_t s + \operatorname{div}(f(s)\mathbf{u} + h(s)(\rho_w - \rho_o)\kappa \mathbf{g}) = q_w, \quad \text{dans } \Omega \times (0, T), \quad (6.2c)$$

Contrairement au système sans gravité (2.3), la vitesse de l'eau $\mathbf{u}_w$ ne peut s'exprimer uniquement en fonction de la vitesse totale et du flux fractionnaire, la gravité va intervenir par l'intermédiaire de la fonction h . Cette fonction, tracée sur la figure 6.1, est définie par

$$h(u) = \frac{\lambda_w(u)\lambda_o(1-u)}{\lambda_w(u) + \lambda_o(1-u)}. \quad (6.3)$$

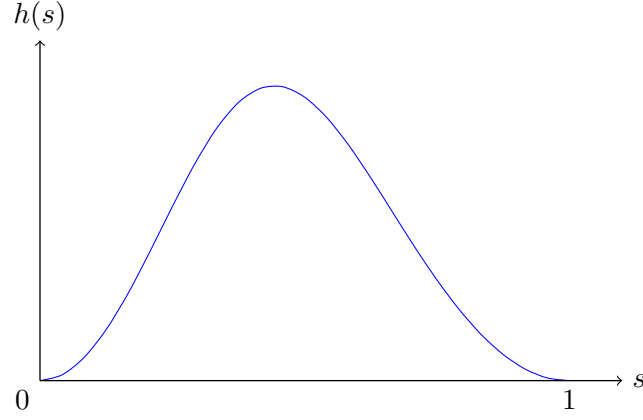
Contrairement au flux fractionnaire $f(s)$, cette fonction n'est plus monotone. Cela va entraîner une modification importante dans les décentrement des variables.

Là encore, la formulation par flux fractionnaire est avantageuse car elle permet de séparer la résolution numérique des équations.

De plus, pour compléter le système, il convient d'ajouter à celui-ci les conditions aux limites ainsi que la condition initiale définies §2.1.2.

6.1.2 Modèle discret

La résolution de ce système d'équations (6.2) est réalisée avec un schéma d'Euler en temps ainsi qu'à l'aide du schéma 9P2s présenté chapitre 5. Ce schéma a été préféré puisqu'il donne les meilleurs résultats sur les cas tests étudiés.

FIGURE 6.1 – Représentation de la fonction h .

6.1.3 Discrétisation en temps

Soit $[0, T]$ l'intervalle de temporel de simulation discrétisé par une suite finie de réels positifs telle que

$$0 = t^0 < t^1 < \dots < t^N = T$$

et avec le pas de temps défini par

$$\Delta t^n = t^{n+1} - t^n.$$

Les champs exacts $(s(\cdot, t^n), p(\cdot, t^n), \mathbf{u}(\cdot, t^n))$ sont approximés en temps par les champs approchés $(s^n(\cdot), p^n(\cdot), \mathbf{u}^n(\cdot))$. Le schéma semi-discret utilisé sur le système (6.2) est un schéma IMPES, où la pression est calculée de façon implicite et la saturation de manière explicite. Il en résulte la semi-discrétisation suivante

$$\mathbf{u}^{n+1} = \mathbf{u}_w^{n+1} + \mathbf{u}_o^{n+1}, \quad (6.4a)$$

$$\operatorname{div} \mathbf{u}^{n+1} = q^{n+1}, \quad (6.4b)$$

$$\phi \frac{s^{n+1} - s^n}{\Delta t^n} + \operatorname{div} \left(f(s^n) \mathbf{u}^{n+1} + h(s^n) (\rho_w - \rho_o) \kappa \mathbf{g} \right) = q_w^{n+1}. \quad (6.4c)$$

À nouveau, trois étapes successives sont réalisées pour résoudre le système (6.4).

1. Connaissant s^n et pour déterminer les pressions p^{n+1} , le problème elliptique suivant est résolu

$$\begin{aligned} -\operatorname{div}(-\kappa(\lambda(s^n)) \nabla p^{n+1} \\ + \kappa(\lambda_w(s^n) \rho_w + \lambda_o(1 - s^n) \rho_o) \mathbf{g}) &= q^{n+1}, \quad \text{dans } \Omega, \end{aligned} \quad (6.5a)$$

$$p^{n+1} = p^D, \quad \text{sur } \Gamma_D, \quad (6.5b)$$

$$-\kappa \lambda(s^n) \nabla p^{n+1} \cdot \mathbf{n} = u^N, \quad \text{sur } \Gamma_N. \quad (6.5c)$$

2. Connaissant p^{n+1} , la vitesse est évaluée par

$$\mathbf{u}^{n+1} = -\kappa(\lambda_w(s^n) + \lambda_o(1 - s^n)) \nabla p^{n+1} + \kappa(\lambda_w(s^n) \rho_w + \lambda_o(1 - s^n) \rho_o) \mathbf{g}.$$

3. Enfin, connaissant la vitesse $\mathbf{u}^{n+1}$, l'équation de transport pour obtenir s^{n+1} est résolue par

$$\begin{aligned} \phi \frac{s^{n+1} - s^n}{\Delta t^n} + \operatorname{div}(f(s^n)\mathbf{u}^{n+1} \\ + h(s^n)(\rho_w - \rho_o)\kappa\mathbf{g}) = q_w^{n+1}, \quad \text{dans } \Omega, \end{aligned} \quad (6.6a)$$

$$s^{n+1} = s^E, \quad \text{si } \mathbf{u}^{n+1} \cdot \mathbf{n} < 0 \text{ sur } \partial\Omega. \quad (6.6b)$$

Cette résolution, bien qu'étant découplée, possède un inconvénient sur la restriction du pas de temps. En effet, le calcul explicite de la saturation doit alors vérifier une condition de stabilité de type CFL [31]. Celle-ci sera détaillée par la suite.

REMARQUE 6.1. Lorsque la gravité est prise en compte, un schéma IMPIMS, pour *Implicit Pressure, Implicit Saturation* peut aussi être considéré afin de ne pas trop contraindre le pas de temps. Le système est alors

$$\begin{aligned} \mathbf{u}^{n+1} = -\kappa\lambda(s^n)\nabla p^{n+1} \\ + \kappa(\lambda_w(s^n)\rho_w + \lambda_o(1 - s^n)\rho_o)\mathbf{g}, \end{aligned} \quad (6.7a)$$

$$\operatorname{div} \mathbf{u}^{n+1} = q^{n+1}, \quad (6.7b)$$

$$\begin{aligned} \phi \frac{s^{n+1} - s^n}{\Delta t^n} + \operatorname{div}(f(s^{n+1})\mathbf{u}^{n+1} \\ + h(s^{n+1})(\rho_w - \rho_o)\kappa\mathbf{g}) = q_w^{n+1}. \end{aligned} \quad (6.7c)$$

Cette semi-discrétisation (6.7) nécessite la résolution d'un système global et engendre une plus grande diffusion numérique sur s . $\square$

6.1.4 Discrétisation en espace

Le domaine d'étude $\Omega \subset \mathbb{R}^2$ est supposé maillé par des rectangles uniformes de longueurs $L_x > 0$ et de largeur $L_y > 0$. Le maillage est alors constitué de $N_x \times N_y$ mailles rectangulaires de longueur Δx et de largeur Δy tels que

$$\Delta x = \frac{L_x}{N_x} \quad \text{et} \quad \Delta y = \frac{L_y}{N_y}.$$

Les notations des chapitres précédents sont réutilisées ici.

Résolution de l'équation en pression

La prise en compte de la gravité ne change pas la discrétisation de l'équation en pression (6.2b). Celle-ci est effectuée grâce à une somme de huit flux

$$\begin{aligned} \tilde{F}_{i+1/2,j} - \tilde{F}_{i-1/2,j} + \tilde{F}_{i,j+1/2} - \tilde{F}_{i,j-1/2} \\ + \tilde{F}_{i+1/2,j+1/2}^{\nearrow} - \tilde{F}_{i-1/2,j-1/2}^{\nearrow} + \tilde{F}_{i-1/2,j+1/2}^{\nwarrow} - \tilde{F}_{i+1/2,j-1/2}^{\nwarrow} = \Delta x \Delta y q_{i,j}^{n+1}. \end{aligned} \quad (6.8)$$

Comme pour la discrétisation sans gravité, les flux $\tilde{F}$ sont calculés à l'aide d'une combinaison de flux horizontaux et verticaux

$$\tilde{F}_{i+1/2,j} = (1 - 4\theta_x)F_{i+1/2,j}, \quad (6.9a)$$

$$\tilde{F}_{i,j+1/2} = (1 - 4\theta_y)F_{i,j+1/2}, \quad (6.9b)$$

$$\tilde{F}_{i+1/2,j+1/2}^{\nearrow} = \theta_y F_{i,j+1/2} + \theta_x F_{i+1/2,j+1} + \theta_x F_{i+1/2,j} + \theta_y F_{i+1,j+1/2}, \quad (6.9c)$$

$$\tilde{F}_{i-1/2,j+1/2}^{\nwarrow} = \theta_y F_{i,j+1/2} - \theta_x F_{i-1/2,j+1} - \theta_x F_{i-1/2,j} + \theta_y F_{i-1,j+1/2}. \quad (6.9d)$$

Cependant, les flux F horizontaux et verticaux sont exprimés en prenant en considération la gravité dans la composante verticale et doivent alors être redéfinis ici

$$\begin{aligned} F_{i+1/2,j} &= \kappa \lambda_{i+1/2,j}^n \frac{\Delta y}{\Delta x} (p_{i,j}^{n+1} - p_{i+1,j}^{n+1}) \\ &\quad + \kappa \frac{\Delta y}{\Delta x} \left(\rho_w \lambda_{w;i+1/2,j}^n + \rho_o \lambda_{o;i+1/2,j}^n \right) g(z_{i,j} - z_{i+1,j}), \end{aligned} \quad (6.10a)$$

$$\begin{aligned} F_{i,j+1/2} &= \kappa \lambda_{i,j+1/2}^n \frac{\Delta x}{\Delta y} (p_{i,j}^{n+1} - p_{i,j+1}^{n+1}) \\ &\quad + \kappa \frac{\Delta x}{\Delta y} \left(\rho_w \lambda_{w;i,j+1/2}^n + \rho_o \lambda_{o;i,j+1/2}^n \right) g(z_{i,j} - z_{i,j+1}). \end{aligned} \quad (6.10b)$$

Comme pour les résolutions des cahpitres précédents, les mobilités sont décentrées par un simple décentrage amont (formule (2.51)) ou par moyenne harmonique (formule (2.50)). La gravité n'a pas d'incidence sur les flux aux bords du domaine. Ceux-ci sont identiques à ceux du schéma 9P2s et correspondent aux formules (5.5) et (5.6).

Pour déterminer la pression au temps t^{n+1} , les bilans (6.8) avec les flux (6.9), (2.52), (5.5), (2.53), (5.6) sont assemblés afin de former un système linéaire de la forme

$$\mathbf{A}^n \mathbf{p}^{n+1} = \mathbf{b}^{n+1},$$

où $\mathbf{A}^n$, matrice $\mathcal{N} \times \mathcal{N}$ symétrique, définie positive tant que $|\Gamma_D| > 0$ et le vecteur $\mathbf{p}^{n+1} \in \mathbb{R}^{\mathcal{N}}$ contenant les pressions des mailles sont identiques au schéma sans gravité tandis que le vecteur $\mathbf{b} \in \mathbb{R}^{\mathcal{N}}$ regroupe les valeurs des conditions aux limites, les termes sources de puits ainsi que les termes relatifs à la gravité.

Résolution de l'équation en saturation

Comme décrit au chapitre 2, l'étape suivante est d'utiliser les pressions afin de calculer les flux apparaissant dans (6.9). Ici, à cause de la prise en compte de la gravité, il faut aussi calculer des flux gravitaires définis par

$$\begin{aligned} G_{i+1/2,j} &= (\rho_w - \rho_o) g \kappa \frac{\Delta y}{\Delta x} (z_{i,j} - z_{i+1,j}), \\ G_{i,j+1/2} &= (\rho_w - \rho_o) g \kappa \frac{\Delta x}{\Delta y} (z_{i,j} - z_{i,j+1}). \end{aligned}$$

REMARQUE 6.2. Ces flux gravitaires sont indépendants du temps et peuvent être calculés une unique fois en début de simulation. $\square$

Comme le schéma 9P2s est utilisé pour la discrétisation du système (6.2), ces flux gravitaires vont être nécessaires pour le calcul des flux gravitaires de type neuf points. Ces flux sont donnés par

$$\begin{aligned}\tilde{G}_{i+1/2,j} &= (1 - 4\theta_x)G_{i+1/2,j}, \\ \tilde{G}_{i,j+1/2} &= (1 - 4\theta_y)G_{i,j+1/2}, \\ \tilde{G}_{i+1/2,j+1/2}^{\nearrow} &= \theta_y G_{i,j+1/2} + \theta_x G_{i+1/2,j+1} + \theta_x G_{i+1/2,j} + \theta_y G_{i+1,j+1/2}, \\ \tilde{G}_{i-1/2,j+1/2}^{\nwarrow} &= \theta_y G_{i,j+1/2} - \theta_x G_{i-1/2,j+1} - \theta_x G_{i-1/2,j} + \theta_y G_{i-1,j+1/2}.\end{aligned}$$

La discrétisation de l'équation en saturation (6.2c) est alors

$$\begin{aligned}\Delta x \Delta y \phi \frac{s_{i,j}^{n+1} - s_{i,j}^n}{\Delta t^n} &+ (f(s)\tilde{F})_{i+1/2,j} + (h(s)\tilde{G})_{i+1/2,j} - (f(s)\tilde{F})_{i-1/2,j} - (h(s)\tilde{G})_{i-1/2,j} \\ &+ (f(s)\tilde{F})_{i,j+1/2} + (h(s)\tilde{G})_{i,j+1/2} - (f(s)\tilde{F})_{i,j-1/2} - (h(s)\tilde{G})_{i,j-1/2} \\ &+ (f(s)\tilde{F})_{i+1/2,j+1/2}^{\nearrow} + (h(s)\tilde{G})_{i+1/2,j+1/2}^{\nearrow} \\ &- (f(s)\tilde{F})_{i-1/2,j-1/2}^{\nearrow} - (h(s)\tilde{G})_{i-1/2,j-1/2}^{\nearrow} \\ &+ (f(s)\tilde{F})_{i-1/2,j+1/2}^{\nwarrow} + (h(s)\tilde{G})_{i-1/2,j+1/2}^{\nwarrow} \\ &- (f(s)\tilde{F})_{i+1/2,j-1/2}^{\nwarrow} - (h(s)\tilde{G})_{i+1/2,j-1/2}^{\nwarrow} = \Delta x \Delta y q_{w;i,j}^{n+1}.\end{aligned}\quad (6.11)$$

Il s'agit d'une discrétisation identique à celle du schéma 9P2s où les termes de gravité ont été pris en compte de manière identique aux flux fractionnaires.

Dans l'équation (6.11), il est nécessaire de définir les termes correspondant à la gravité, à savoir

$$(h(s)\tilde{G})_{i+1/2,j} = (1 - 4\theta_x)(h(s)G)_{i+1/2,j}, \quad (6.12a)$$

$$(h(s)\tilde{G})_{i,j+1/2} = (1 - 4\theta_y)(h(s)G)_{i,j+1/2}, \quad (6.12b)$$

$$\begin{aligned}(h(s)\tilde{G})_{i+1/2,j+1/2}^{\nearrow} &= \theta_y (h(s)G)_{i,j+1/2} + \theta_x (h(s)G)_{i+1/2,j+1} \\ &+ \theta_x (h(s)G)_{i+1/2,j} + \theta_y (h(s)G)_{i+1,j+1/2},\end{aligned}\quad (6.12c)$$

$$\begin{aligned}(h(s)\tilde{G})_{i-1/2,j+1/2}^{\nwarrow} &= \theta_y (h(s)G)_{i,j+1/2} - \theta_x (h(s)G)_{i-1/2,j+1} \\ &- \theta_x (h(s)G)_{i-1/2,j} + \theta_y (h(s)G)_{i-1,j+1/2},\end{aligned}\quad (6.12d)$$

où

$$\begin{aligned}(h(s)G)_{i+1/2,j} &= h(s_{i,j}^n, s_{i+1,j}^n) [G_{i+1/2,j}]^+ + h(s_{i+1,j}^n, s_{i,j}^n) [G_{i+1/2,j}]^-, \\ (h(s)G)_{i,j+1/2} &= h(s_{i,j}^n, s_{i,j+1}^n) [G_{i,j+1/2}]^+ + h(s_{i,j+1}^n, s_{i,j}^n) [G_{i,j+1/2}]^-\end{aligned}$$

De plus, la fonction h est discrétisée par

$$h(u, v) = \frac{\lambda_w(u)\lambda_o(1-v)}{\lambda_w(u) + \lambda_o(1-v)}.$$

Le choix de décentrage de h est effectué de cette manière pour que la phase la plus légère, l'huile dans le cas considéré ici, monte dans le réservoir tandis que la phase la plus lourde, l'eau ici, descende vers le fond du réservoir [47].

Les flux d'eau sur les bords sont identiques à ceux des schémas sans gravité et utilisent les formules (2.53) et (2.52).

REMARQUE 6.3. D'un point de vue numérique, concernant les flux de bords, aucun contre-courant n'est autorisé. Pour un bord injecteur, le choix est fait de ne faire rentrer que de l'eau, même si la gravité impose à l'huile de sortir. De manière identique, pour un bord producteur, aucun fluide ne peut rentrer dans le domaine sous l'effet de la gravité. $\square$

La résolution de l'équation en saturation est faite de manière explicite, ce qui implique l'utilisation d'une condition de type CFL [76]. Pour cela, les notations suivantes sont utilisées

$$\begin{aligned}\alpha_{i,j} &= [F_{i+1/2,j}]^+ - [F_{i-1/2,j}]^- + [F_{i,j+1/2}]^+ - [F_{i,j-1/2}]^-, \\ \beta_{i,j} &= [G_{i+1/2,j}]^+ - [G_{i-1/2,j}]^- + [G_{i,j+1/2}]^+ - [G_{i,j-1/2}]^-, \\ \gamma_{i,j} &= [G_{i+1/2,j}]^- - [G_{i-1/2,j}]^+ + [G_{i,j+1/2}]^- - [G_{i,j-1/2}]^+.\end{aligned}$$

Proposition 6.1. *Sous la condition*

$$\frac{\Delta t^n}{\phi \Delta x \Delta y} \max_{\substack{1 \leq i \leq N_x \\ 1 \leq j \leq N_y}} \left(|f'(s_{i,j}^n) \alpha_{i,j} + |\partial_x h(s_{i,j}^n, \cdot)| \beta_{i,j} + |\partial_y h(\cdot, s_{i,j}^n)| \gamma_{i,j}| \right) \leq 1$$

et en l'absence de termes sources, le schéma (6.11) satisfait le principe du maximum.

DÉMONSTRATION. Pour une question de simplicité dans les notations, la démonstration de cette proposition est réalisée dans le cas du schéma 5P. Elle se transpose aisément pour le schéma 9P2s. En écrivant la saturation cherchée sous la forme d'une fonction de toutes les autres saturations au temps précédent, il suffit de montrer que les dérivées par rapport à chacune de ces saturations est positive. L'équation en saturation discrétisée avec le schéma 5P est

$$\begin{aligned}\Delta x \Delta y \phi \frac{s_{i,j}^{n+1} - s_{i,j}^n}{\Delta t^n} &+ (f(s) \tilde{F})_{i+1/2,j} + (h(s) \tilde{G})_{i+1/2,j} \\ &- (f(s) \tilde{F})_{i-1/2,j} - (h(s) \tilde{G})_{i-1/2,j} \\ &+ (f(s) \tilde{F})_{i,j+1/2} + (h(s) \tilde{G})_{i,j+1/2} \\ &- (f(s) \tilde{F})_{i,j-1/2} - (h(s) \tilde{G})_{i,j-1/2} = \Delta x \Delta y q_{w;i,j}^{n+1}.\end{aligned}$$

Sanas terme source, cette équation se réécrit en séparant à gauche la saturation $s_{i,j}^{n+1}$ et à

droite tous les autres termes. Il vient alors

$$\begin{aligned}
 s_{i,j}^{n+1} = s_{i,j}^n - \frac{\Delta t^n}{\phi \Delta x \Delta y} \Big\{ & f(s_{i,j}^n) [F_{i+1/2,j}]^+ + f(s_{i+1,j}^n) [F_{i+1/2,j}]^- \\
 & + h(s_{i,j}^n, s_{i+1,j}^n) [G_{i+1/2,j}]^+ + h(s_{i+1,j}^n, s_{i,j}^n) [G_{i+1/2,j}]^- \\
 & - f(s_{i-1,j}^n) [F_{i-1/2,j}]^+ - f(s_{i,j}^n) [F_{i-1/2,j}]^- \\
 & - h(s_{i-1,j}^n, s_{i,j}^n) [G_{i-1/2,j}]^+ - h(s_{i,j}^n, s_{i-1,j}^n) [G_{i-1/2,j}]^- \\
 & + f(s_{i,j}^n) [F_{i,j+1/2}]^+ + f(s_{i,j+1}^n) [F_{i,j+1/2}]^- \\
 & + h(s_{i,j}^n, s_{i,j+1}^n) [G_{i,j+1/2}]^+ + h(s_{i,j+1}^n, s_{i,j}^n) [G_{i,j+1/2}]^- \\
 & - f(s_{i,j-1}^n) [F_{i,j-1/2}]^+ - f(s_{i,j}^n) [F_{i,j-1/2}]^- \\
 & - h(s_{i,j-1}^n, s_{i,j}^n) [G_{i,j-1/2}]^+ - h(s_{i,j}^n, s_{i,j-1}^n) [G_{i,j-1/2}]^- \Big\}.
 \end{aligned}$$

La saturation au temps $n + 1$ peut alors se mettre sous la forme d'une fonction telle que

$$s_{i,j}^{n+1} = \mathcal{H}(s_{i,j}^n, s_{i+1,j}^n, s_{i-1,j}^n, s_{i,j+1}^n, s_{i,j-1}^n).$$

Pour démontrer la condition de stabilité, il faut que les dérivées par rapport à chaque variable de $\mathcal{H}$ sont positives. Les dérivées par rapport aux saturations des mailles voisines sont faciles à calculer

$$\begin{aligned}
 \frac{\partial \mathcal{H}}{\partial s_{i+1,j}^n} &= \frac{-\Delta t^n}{\phi \Delta x \Delta y} \left\{ f'(s_{i+1,j}^n) [F_{i+1/2,j}]^- + \partial_x h(s_{i,j}^n, s_{i+1,j}^n) [G_{i+1/2,j}]^+ \right. \\
 &\quad \left. + \partial_y h(s_{i+1,j}^n, s_{i,j}^n) [G_{i+1/2,j}]^- \right\}, \\
 \frac{\partial \mathcal{H}}{\partial s_{i,j+1}^n} &= \frac{-\Delta t^n}{\phi \Delta x \Delta y} \left\{ f'(s_{i,j+1}^n) [F_{i,j+1/2}]^- + \partial_x h(s_{i,j}^n, s_{i,j+1}^n) [G_{i,j+1/2}]^+ \right. \\
 &\quad \left. + \partial_y h(s_{i,j+1}^n, s_{i,j}^n) [G_{i,j+1/2}]^- \right\}.
 \end{aligned}$$

Le flux fractionnaire f est croissant, la fonction h est croissante par rapport à sa première variable et décroissante par rapport à la seconde variable, ainsi ces propriétés permettent de conclure à la positivité des dérivées de $\mathcal{H}$ par rapport aux saturations des mailles voisines.

Concernant la dérivée par rapport à $s_{i,j}^n$, il faut considérer la quantité suivante

$$\begin{aligned} \frac{\partial \mathcal{H}}{\partial s_{i+1,j}^n} = 1 - \frac{\Delta t^n}{\phi \Delta x \Delta y} \Big\{ & f'(s_{i,j}^n) \alpha_{i,j} \\ & + \partial_x h(s_{i,j}^n, s_{i+1,j}^n) [G_{i+1/2,j}]^+ + \partial_y h(s_{i+1,j}^n, s_{i,j}^n) [G_{i+1/2,j}]^- \\ & - \partial_y h(s_{i-1,j}^n, s_{i,j}^n) [G_{i-1/2,j}]^+ - \partial_x h(s_{i,j}^n, s_{i-1,j}^n) [G_{i-1/2,j}]^- \\ & + \partial_x h(s_{i,j}^n, s_{i,j+1}^n) [G_{i,j+1/2}]^+ + \partial_y h(s_{i,j+1}^n, s_{i,j}^n) [G_{i,j+1/2}]^- \\ & - \partial_y h(s_{i-1,j}^n, s_{i,j}^n) [G_{i,j-1/2}]^+ - \partial_x h(s_{i,j}^n, s_{i,j-1}^n) [G_{i,j-1/2}]^- \Big\}. \end{aligned}$$

Une majoration de ces dérivées est possible afin de retrouver les quantités α , β et γ et obtenir

$$\begin{aligned} \frac{\partial \mathcal{H}}{\partial s_{i,j}^n} \leq 1 - \frac{\Delta t^n}{\phi \Delta x \Delta y} \Bigg(& \max_{\substack{1 \leq i \leq N_x \\ 1 \leq j \leq N_y}} |f'(s_{i,j}^n)| \alpha_{i,j} \\ & + \max_{\substack{1 \leq i \leq N_x \\ 1 \leq j \leq N_y}} |\partial_x h(s_{i,j}^n, \cdot)| \beta_{i,j} + \max_{\substack{1 \leq i \leq N_x \\ 1 \leq j \leq N_y}} |\partial_y h(\cdot, s_{i,j}^n)| \gamma_{i,j} \Bigg). \end{aligned}$$

Cette quantité devant rester positive, la condition CFL de la proposition est retrouvée. $\square$

6.1.5 Résultats numériques

Deux tests numériques ont été réalisés afin de montrer l'influence de la gravité sur le modèle.

Cas à 3 puits

Ce cas test s'inspire du cas à 5 puits présenté §2.4.2 mais ne comporte que trois puits avec un puits injecteur et deux puits producteurs disposés de manière symétrique par rapport au puits injecteur et visualisés sur les figures 6.2 et 6.3. Les domaines utilisés Ω_1 et Ω_2 sont inclinés d'un angle de 15° par rapport à l'axe vertical de sorte à faire intervenir la gravité.

Les paramètres du maillage sont

$$L = 101 \text{ m}, \quad N_x = N_y = 101, \quad \Delta x = \Delta y = 1 \text{ m}.$$

Les longueurs d et D représentant respectivement les distances entre le puits injecteur et les puits producteurs ainsi que la distance de changement de perméabilité sont identiques au cas à 5 puits. Les paramètres des puits sont

$$Q = 1 \text{ m}^3 \cdot \text{s}^{-1}, \quad p_B(\mathbf{X}_L) = 50 \text{ bar},$$

tandis que les propriétés pétrophysiques sont

$$\phi = 1, \quad \kappa_M = 10 \text{ m}^2, \quad \kappa_m = 10^{-6} \text{ m}^2, \quad \mu_w = 1 \text{ cP}, \quad \mu_o = 100 \text{ cP},$$

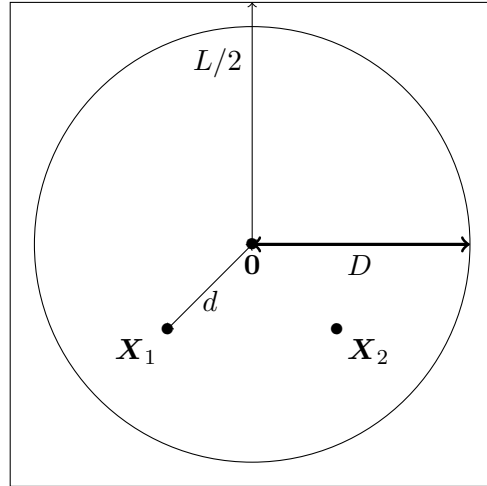


FIGURE 6.2 – Domaine Ω_1 : maillage diagonal.

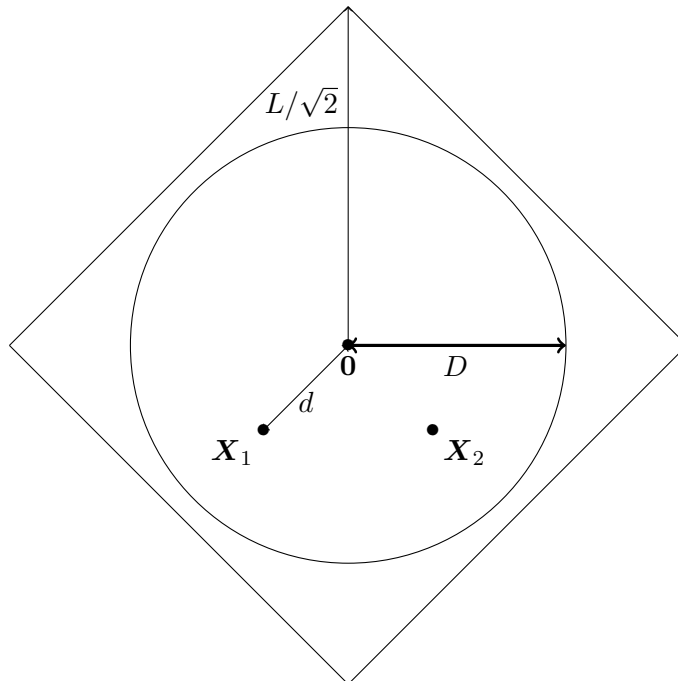


FIGURE 6.3 – Domaine Ω_2 : maillage parallèle.

ainsi le rapport de viscosité est de 100. Les coefficients de Corey ainsi que les perméabilités relatives maximales sont identiques au cas à 5 puits. Le temps final de simulation est fixé à $T = 400$ jours.

Les solutions obtenues par les schémas 5P (a) et 9P2s (b) sont représentées sur la figure 6.4 en fin de simulation. L'effet de gravité influence beaucoup la solution en maillage diagonal du schéma 5P en l'attirant de façon importante vers le bas du domaine. De ce fait, les champs de saturation entre les maillages diagonal et parallèle sont très différents, plus qu'ils ne l'étaient sans gravité (figure 2.21). Cependant et comme pour le cas sans gravité à 5 puits, le schéma 9P2s contre parfaitement l'effet d'orientation de maillage puisque les solutions obtenues sur les deux maillages sont visuellement identiques. S'agissant d'un maillage carré, ce résultat n'est pas surprenant mais la gravité, très influente sur le schéma 5P, ne l'est pas sur le schéma 9P2s.

Des constations plus concrètes sont faites sur les courbes de production d'eau au niveau des puits producteurs. Ceci est réalisé grâce à la figure 6.5 où le graphe du haut correspond aux résultats du schéma 5P et le graphe du bas au schéma 9P2s. Les conclusions où la gravité n'était pas présente se reportent ici à nouveau. Pour les deux schémas, les deux puits producteurs produisent en même temps et de la même façon. Cependant, le schéma 5P montre des courbes très différentes sur maillage diagonal et sur maillage parallèle avec un écart de 50 jours entre les deux instants de percée d'eau. Cet écart est nul en effectuant la simulation avec le schéma 9P2s.

Cas digitations

Ce cas réutilise le cas détaillé §2.4.3 et l'effet de la gravité peut se voir en inclinant plus ou moins le domaine. Celui-ci est initialement rempli d'huile et l'eau est injectée sur le bord gauche. Le bord droit est alors un bord producteur. Le domaine est discrétisé tel que

$$L_x = 300 \text{ m}, \quad L_y = 100 \text{ m}, \quad N_x = 150, \quad N_y = 100.$$

Les dimensions des mailles sont alors

$$\Delta x = 2 \text{ m}, \quad \Delta y = 1 \text{ m}.$$

Les conditions aux limites et initiales sont les suivantes

$$p_e = 80 \text{ bar}, \quad p_s = 20 \text{ bar}, \quad s_0 = 0.15.$$

Les propriétés pétrophysiques ainsi que les valeurs des perméabilités relatives sont identiques au cas §2.4.3. Le temps final de simulation est fixé à 750 jours.

Les résultats sont présentés sur la figure 6.6 pour une résolution avec le schéma 5P (colonne de gauche) et également avec le schéma 9P2s (colonne de droite). Le domaine est successivement incliné d'un angle de 30° , 0° et -30° par rapport à l'horizontale. La différence d'inclinaison va influencer la solution dans le sens où la gravité va être plus ou moins prédominante sur le modèle. Comme le rapport de viscosités est défavorable, d'après l'étude réalisée §2.2, le modèle étudié est instable ce qui engendre la création de digitations.

Sur la figure 6.6, les images du milieu correspondent au cas sans gravité (inclinaison nulle), déjà visualisées dans les chapitres précédents (sections 2.4.3 et 5.4.3). Le schéma

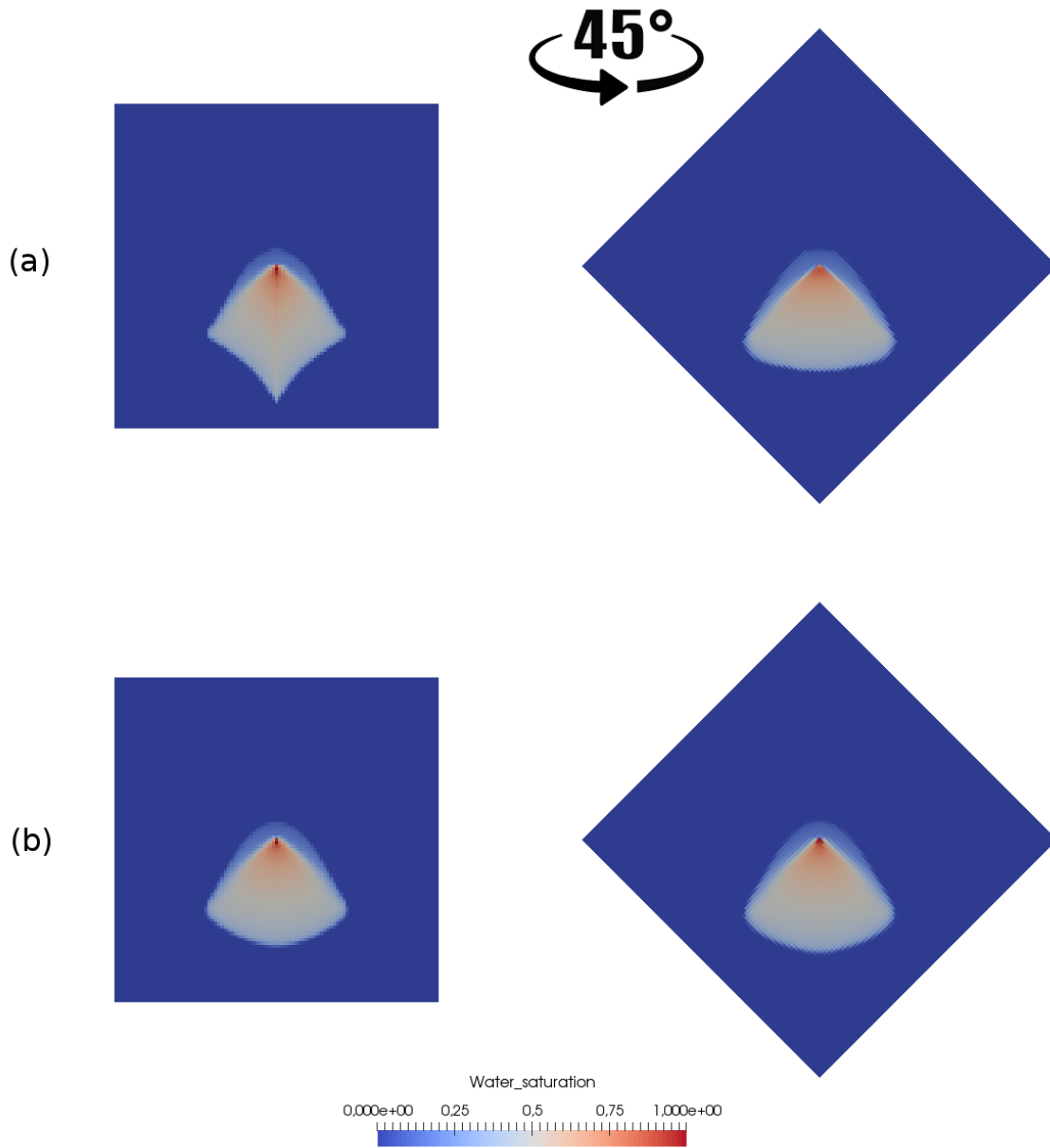


FIGURE 6.4 – Champs de saturation au temps $T = 400$ jours pour $M = 200$ obtenu avec le schéma 5P (a) et le schéma 9P2s en maillage diagonal (à gauche) et maillage parallèle (à droite).

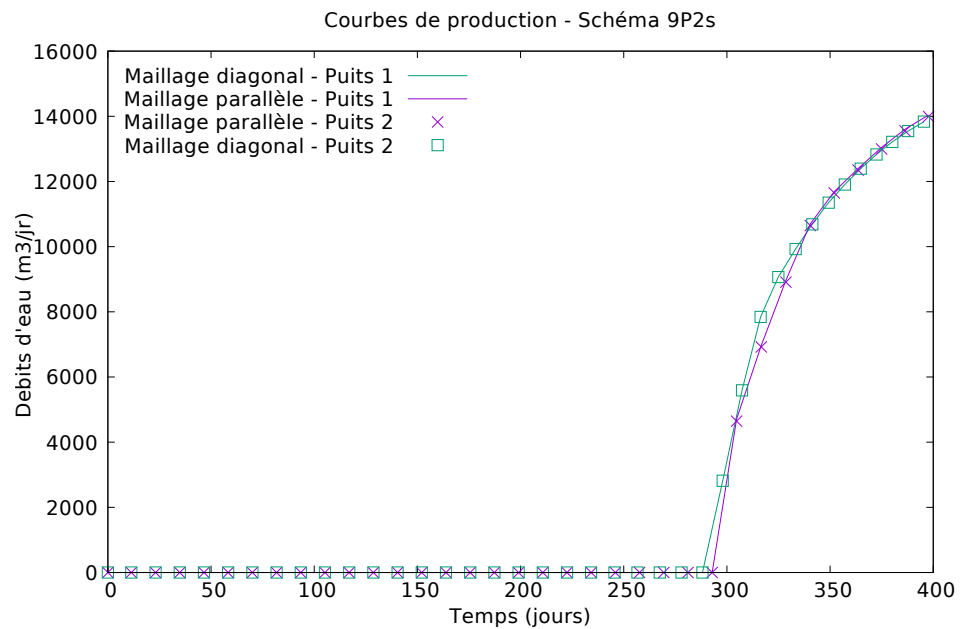
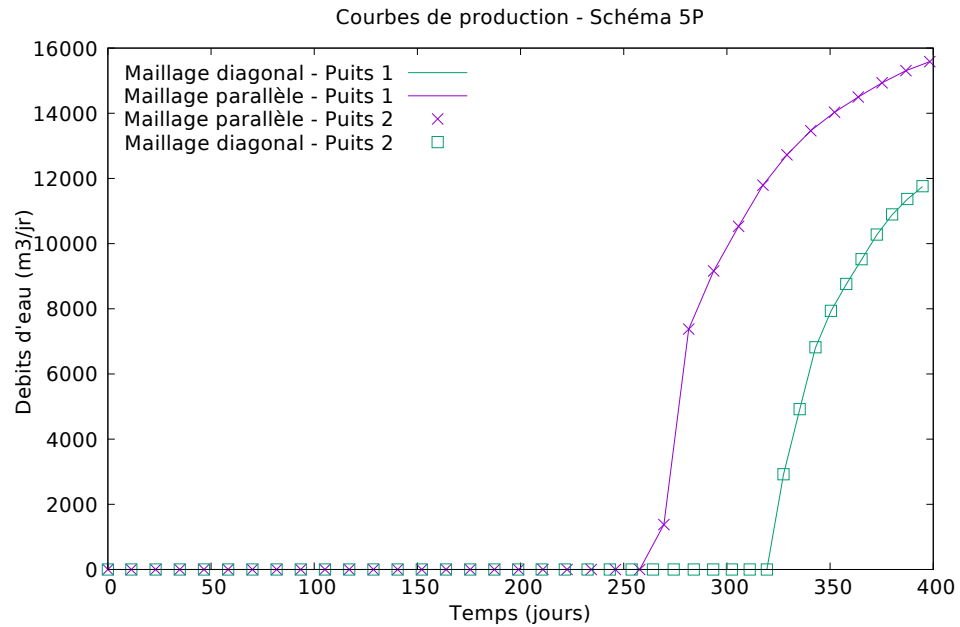


FIGURE 6.5 – Comparaison des courbes de production d'eau au cours du temps entre le schéma 5P (a) et le schéma 9P2s (b) sur maillage diagonal et parallèle avec une inclinaison des domaines de 15° .

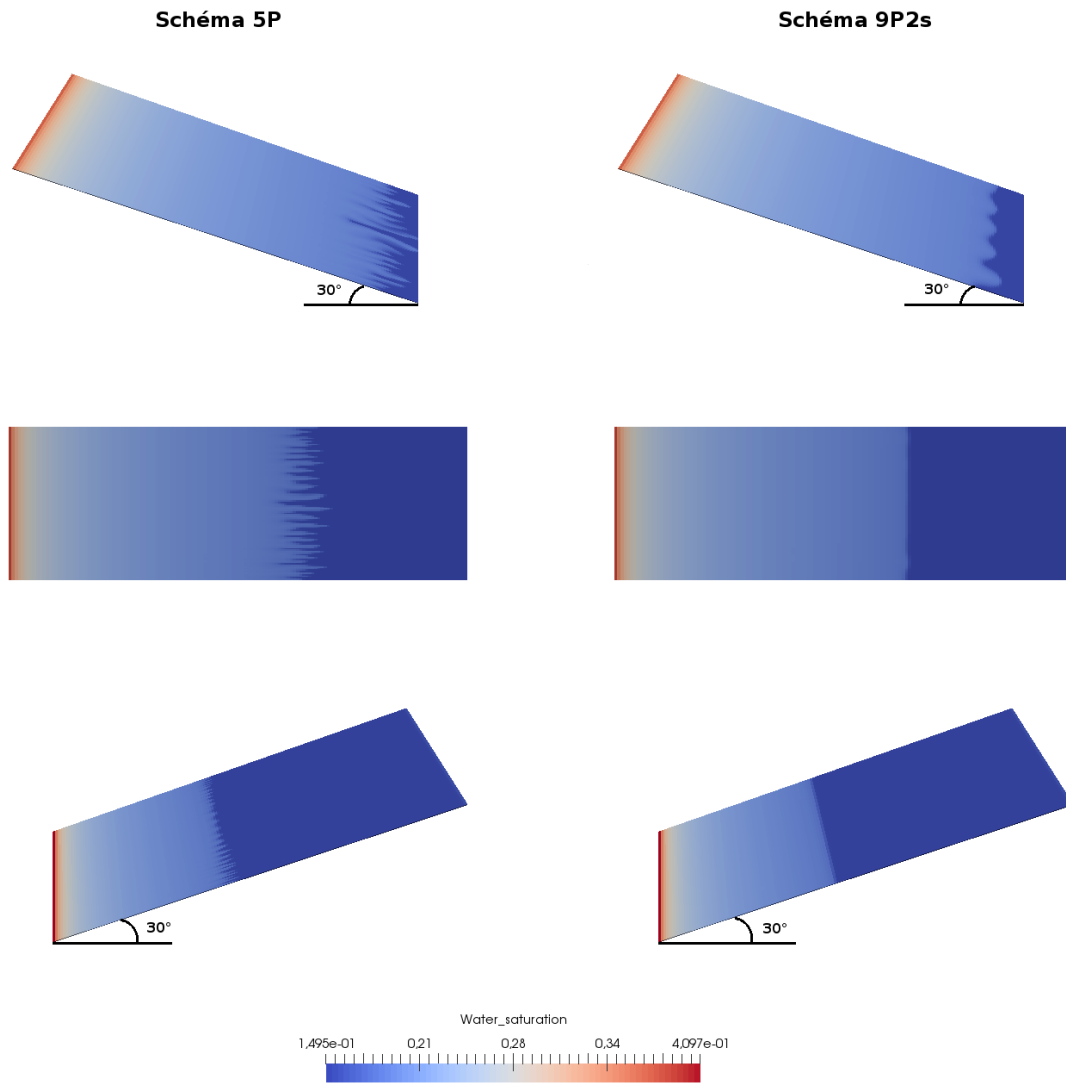


FIGURE 6.6 – Représentation de la saturation au temps final de simulation $T = 750$ jours. Colonne de gauche : schéma 5P, colonne de droite : schéma 9P2s ; en haut : domaine incliné de $+30^\circ$; au milieu : pas d'inclinaison du domaine ; en bas : inclinaison du domaine de -30° .

5P crée des digitations instables contrairement au schéma 9P2s donnant un front stable. Si le domaine est incliné d'un angle de 30° par rapport à l'horizontale, l'eau a tendance à se déplacer plus rapidement vers le bas. Cela va amplifier les digitations qui peuvent apparaître. C'est ce qui est constaté sur les deux premières images de la figure 6.6. Tout d'abord, le front est plus en avance que lorsque le domaine n'est pas incliné ; l'écoulement va donc plus vite. Ensuite, avec une résolution à l'aide du schéma 5P, les digitations augmentent et sont plus allongées tandis qu'une résolution avec le schéma 9P2s donne des digitations plutôt grossières. Même si le front n'est pas rectiligne, il est cependant plus régulier que le front obtenu avec le schéma 5P. Si le domaine est incliné dans l'autre sens (d'un angle de -30° par rapport à l'horizontale), l'effet inverse va se produire avec une atténuation des digitations. Ici, l'eau se déplace moins vite que sur un plan horizontal car la gravité va réduire la vitesse d'écoulement de l'eau. Ce cas est représenté sur les images en bas de la figure 6.6. À gauche, la simulation est effectuée avec le schéma 5P. Des digitations commencent à apparaître mais elles sont de moindres tailles comparées à celles sur le plan horizontal. Au vu de l'avancée du front, elles n'ont peut être pas pu suffisamment se développer. Le front du schéma 9P2s reste bien rectiligne pour cette inclinaison, aucune digitation ne se forme, les instabilités ne sont pas amplifiées par ce schéma.

6.2 Ajout d'hétérogénéité

Les cas considérés jusque là étaient homogènes : la perméabilité était un scalaire constant en temps et en espace. Cette section va considérer une perméabilité sinusoïdale sous la forme d'une fonction en espace, permettant au fluide de se déplacer plus ou moins facilement selon les zones dans lesquels il se trouvera. Les hétérogénéités ne modifient pas le modèle, elles apparaissent dans le terme de flux sous la forme simple $\kappa(x, y)$ où x et y correspondent aux coordonnées des centres des mailles.

Ce cas est tiré d'un article de Hamon et Mallison [54] en 2016. Le maillage est discrétisé de la façon suivante

$$L_x = 101 \text{ m}, \quad L_y = 101 \text{ m}, \quad N_x = 101, \quad N_y = 101,$$

ainsi, les dimensions des mailles sont

$$\Delta x = 1 \text{ m}, \quad \text{et} \quad \Delta y = 1 \text{ m}.$$

Le domaine est initialement saturé d'huile et trois puits y sont installés. Ces puits sont disposés comme pour le cas à 3 puits avec gravité (premier paragraphe de 6.1.5) et représentés sur les figures 6.2 et 6.3 pour chacun des maillages utilisés. Pour reprendre les notations du cas à 5 puits dont ce cas est également tiré, les valeurs pour les puits sont

$$d = 0.3 \text{ m}, \quad Q = 400 \text{ m}^3 \cdot \text{j}^{-1}, \quad p_B(\mathbf{X}_L) = 50 \text{ bar}.$$

La viscosité de l'eau est fixée à 1 cpo et celle de l'huile à 100 cpo, de sorte à avoir un écoulement instable dû au rapport de viscosités défavorable. Le temps final de simulation est de trois jours. Les données concernant les perméabilités sont

$$D = 48 \text{ m}, \quad \kappa_m = 10^{-4} \text{ mD}$$

et

$$\kappa_M(x, y) = 200 \left(1 + \frac{\cos(3\pi(x - x_{51}) \frac{2}{N_x}) \cos(3\pi(y - y_{51}) \frac{2}{N_y}) \cos(3\pi(\bar{x}) \frac{2}{N_x}) \cos(\bar{y}) \frac{2}{N_y})}{2} \right)^3 \text{ mD}$$

avec

$$\bar{x} = (x - x_{51}) \cos(\frac{\pi}{4}) + (y - y_{51}) \sin(\frac{\pi}{4}) \quad \text{et} \quad \bar{y} = -(x - x_{51}) \cos(\frac{\pi}{4}) + (y - y_{51}) \sin(\frac{\pi}{4}).$$

Cette carte de perméabilité est représentée sur la figure 6.7. La roche est ainsi plus ou moins perméable, c'est-à-dire que les directions d'écoulement seront privilégiées pour une valeur de perméabilité forte (en rouge sur la figure) alors que le fluide aura du mal à s'écouler dans les mailles à faible perméabilité (en bleu sur la figure). Autour du puits injecteur, les perméabilités sont plutôt faibles hormis dans certaines directions, qui devraient être privilégiées.

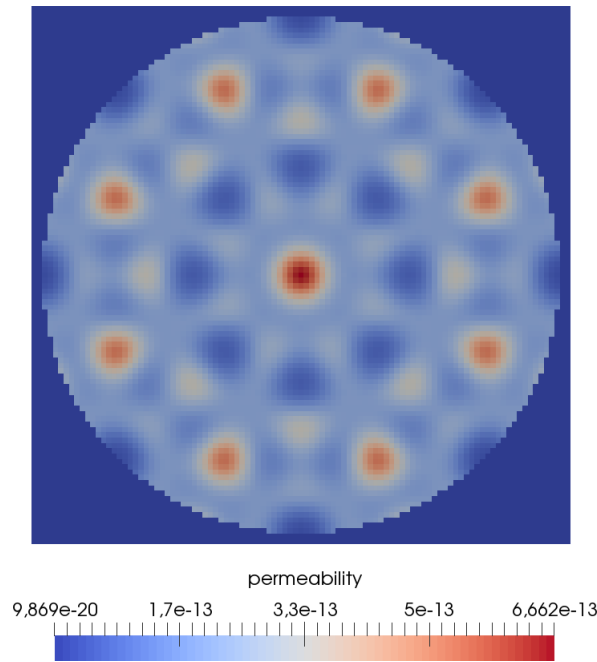


FIGURE 6.7 – Champs de perméabilité sinusoïdale.

Dès le début de simulation sur la figure 6.8, le schéma 9P2s (à droite) montre une solution plus radiale que celle obtenue avec le schéma 5P. L'attraction vers les puits producteurs est visible avec un cercle étiré vers le bas. L'effet d'axes du schéma 5P (à gauche) est quant à lui déjà présent avec une solution différente sur maillage diagonal et sur maillage parallèle. La perméabilité à cet endroit empêche l'eau de s'écouler rapidement, il est trop tôt pour déterminer des directions privilégiées. Sur la figure 6.9 sont représentés les résultats à $T = 1.7$ jours. L'eau injectée au centre du domaine se dirige vers les puits producteurs. À nouveau, le schéma 5P (à gauche de l'image) montre des solutions différentes, que ce soit du côté des puits producteurs (vers le bas) ou là où il n'y en a pas (vers le haut).

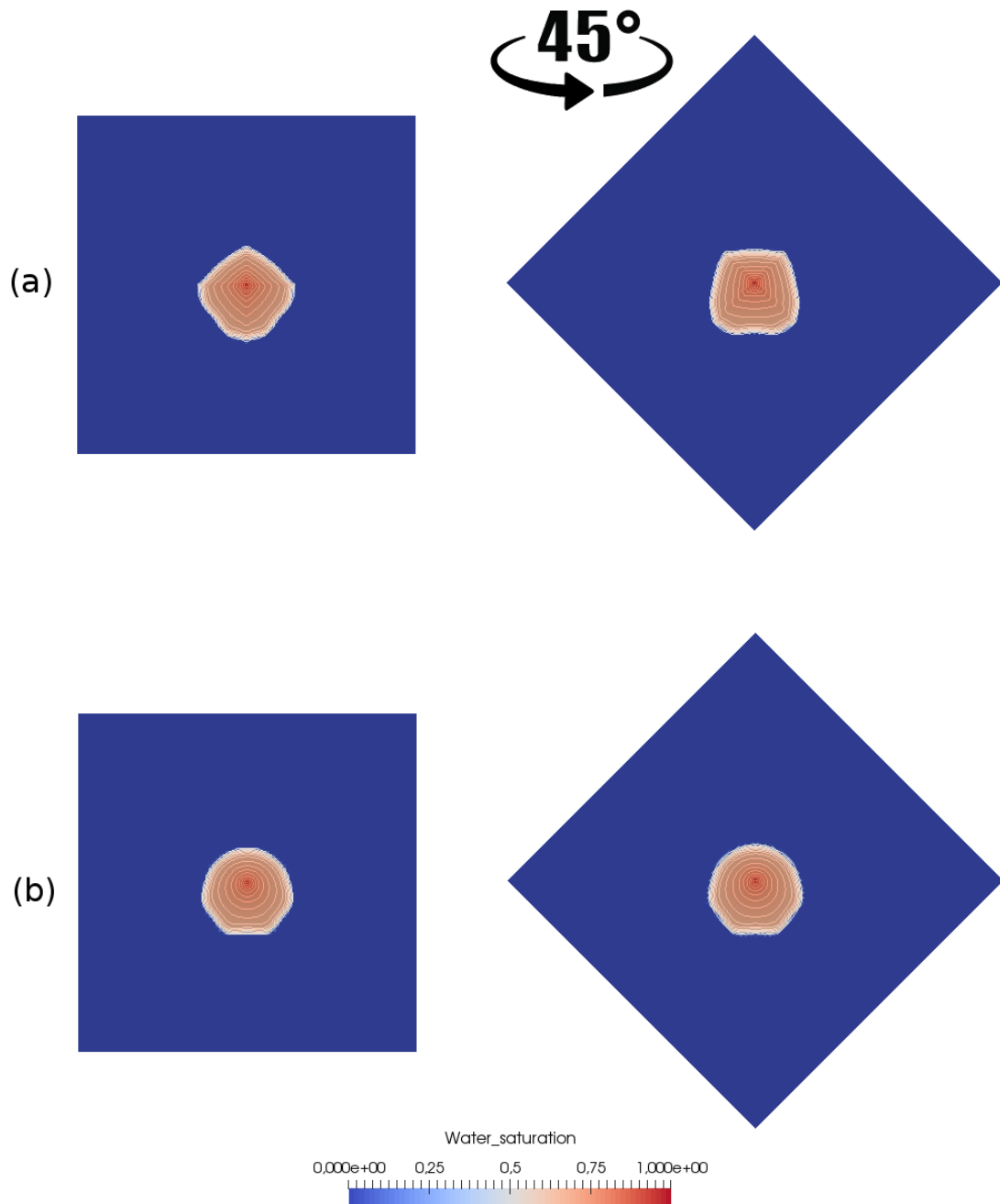


FIGURE 6.8 – Champs de saturation obtenus avec le schéma 5P et le schéma 9P2s au bout d'un jour de simulation sur maillage diagonal et parallèle avec perméabilité sinusoïdale.

Les isovaleurs en saturation du schéma 9P2s sont identiques sur les deux maillages utilisés. La perméabilité inhomogène du milieu affecte les solutions puisque l'écoulement doit contourner une zone de perméabilité faible pour se diriger vers les puits producteurs. Les conclusions sont identiques au temps final de la simulation représenté sur la figure 6.10. L'eau a atteint les puits producteurs mais la zone à faible perméabilité entre le puits inject-

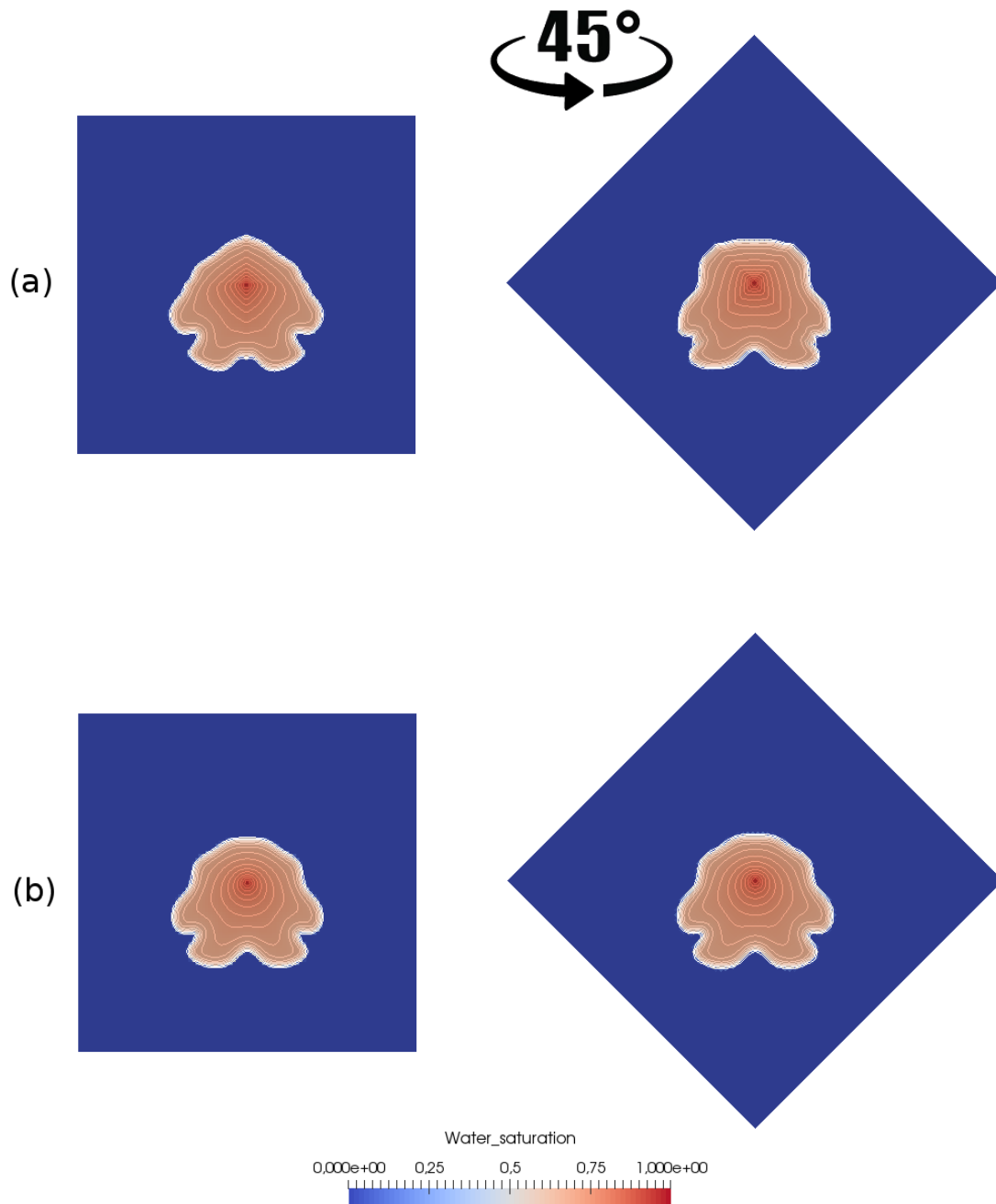


FIGURE 6.9 – Champs de saturation obtenus avec le schéma 5P et le schéma 9P2s au bout de 1.7 jours de simulation sur maillage diagonal et parallèle avec perméabilité sinusoïdale.

teur et le puits producteur est visible sur les isovaleurs. La solution obtenue avec le schéma 9P2s est symétrique et identique sur les deux cas envisagés, contrairement aux résultats du schéma 5P dont la solution, notamment en haut de la figure, n'est pas semblable pour les deux maillages.

Pour appuyer les résultats visuels, la figure 6.11 présente les courbes de production

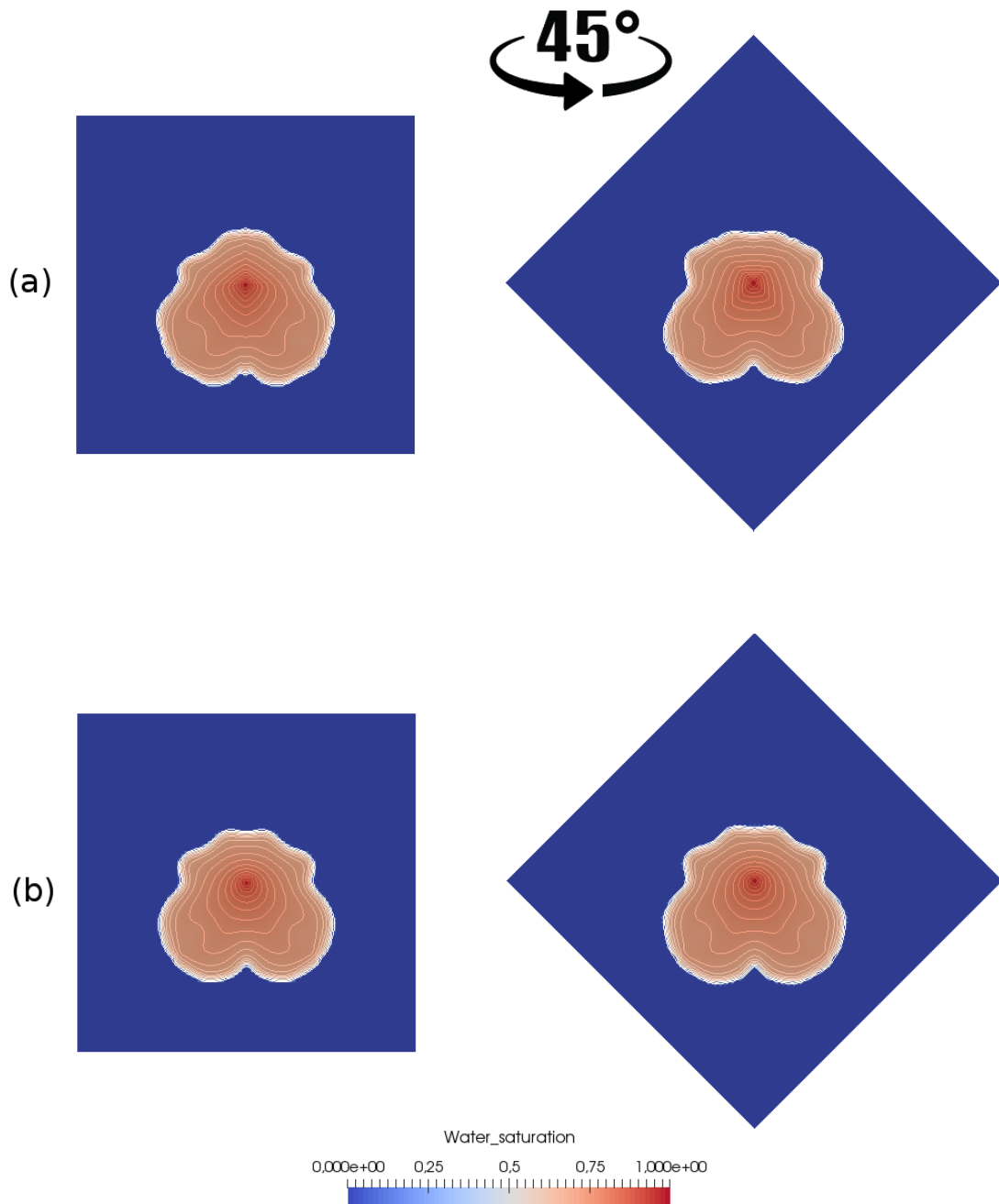


FIGURE 6.10 – Champs de saturation obtenus avec le schéma 5P et le schéma 9P2s au bout de trois jours de simulation sur maillage diagonal et parallèle avec perméabilité sinusoïdale.

d'eau au niveau des deux puits producteurs et sur les deux maillages pour le schéma 5P (en haut) et pour le schéma 9P2s (en bas). Quelque soit le schéma utilisé, les productions sont symétriques : les deux puits produisent en quantité identique. Cependant, lorsque la résolution est effectuée avec le schéma 5P, la percée d'eau n'a pas lieu au même instant selon le maillage utilisé. Il existe un écart entre les deux courbes de production. Cet écart

d'instant de percée d'eau est inexistant lorsque la simulation est réalisée avec le schéma 9P2s. Les deux puits commencent à produire au même instant et les courbes de production sont quasiment identiques.

Les hétérogénéités du domaine n'affectent donc pas les bons résultats du schéma 9P2s déjà prouvés en maillage carré.

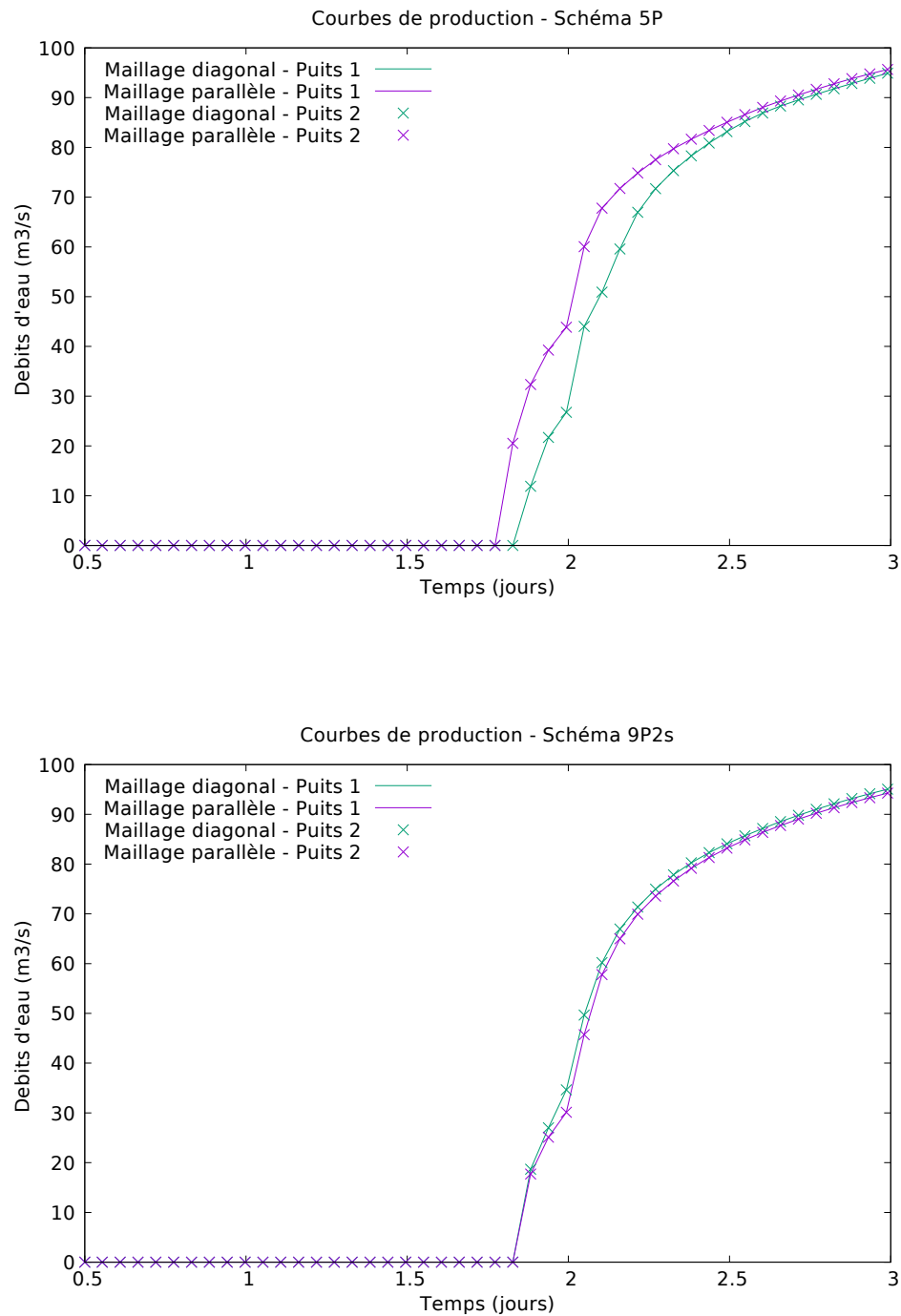


FIGURE 6.11 – Comparaison des courbes de production entre le schéma 5P et le schéma 9P2s sur maillage diagonal et parallèle avec perméabilité sinusoïdale.

Chapitre 7

Conclusion et perspectives

Sommaire

7.1 Bilan des résultats	153
7.1.1 Un formalisme de minimisation de l'anisotropie	153
7.1.2 Trois schémas de discrétisation, dont un nouveau	154
7.2 Prolongements possibles	155
7.2.1 Une physique plus complexe	155
7.2.2 Des maillages plus complexes	158

7.1 Bilan des résultats

L'effet de l'orientation du maillage observé en rapport de mobilités défavorable a pour véritable « moteur » l'instabilité du modèle physique dans ce régime, laquelle amplifie les erreurs liées au schéma et les erreurs d'arrondi. Cette assertion, qui a été répétée à maintes reprises dans ce manuscrit, ne condamne pas pour autant tout effort pour réduire l'effet d'orientation. Bien au contraire, il a été obtenu des résultats encourageants en maillages rectangulaires qui semblent meilleurs que l'état de l'art actuel et qui laissent espérer que la recherche vaut la peine d'être poursuivie.

7.1.1 Un formalisme de minimisation de l'anisotropie

La première contribution a été d'exprimer en langage mathématique l'objectif de la quête, à la différence des travaux antérieurs. Réduire l'effet de l'orientation du maillage revient à minimiser l'écart total entre une certaine erreur angulaire du schéma (à définir de manière pertinente) et un certain comportement jugé le moins anisotrope possible. Ce paradigme a permis de mettre en place un formalisme rigoureux applicable à tout schéma numérique ayant des paramètres de réglage, scalaires ou fonctionnels.

Certes, il peut arriver qu'au lieu de chercher le minimum exact, un minimum « approché » soit obtenu en forçant l'égalité entre l'erreur angulaire du schéma et l'erreur idéale en trois points (le point de transition $S = S^*$ et les deux points extrêmes $S \in \{0, 1\}$). Mais cela ne remet pas en cause le principe de détermination du paramètre.

7.1.2 Trois schémas de discrétisation, dont un nouveau

Mais pour pouvoir exploiter ce formalisme de minimisation, il faut s'appuyer sur des schémas de discrétisation qui s'y prêtent. La deuxième contribution a donc été de rechercher ou d'élaborer des schémas numériques qui mettent un paramètre de réglage à la disposition de l'utilisateur. Des trois schémas qui ont été étudiés, les deux premiers (9P1s et MD1f) existent déjà, même si la dépendance en θ du schéma 9P1s au chapitre 3 n'a jamais été explicitée comme telle chez les autres auteurs. Le troisième schéma (9P2s) a été, quant à lui, conçu expressément dans le but de faire intervenir deux paramètres scalaires θ_x et θ_y et constitue, a priori, une nouveauté.

Schéma 9P1s

Dans le premier schéma 9P1s, la pression sur chaque maille diagonale entre entièrement dans la définition du flux diagonal correspondant pour l'équation en pression. Ce découpage est naturel, mais n'autorise qu'un seul paramètre de réglage. Sur le plan théorique, il est intéressant de constater que le choix du paramètre sous-optimal θ^* coïncide, en maillage carré, avec la valeur préconisée par Eymard et al. [42].

Numériquement, les résultats présentés sont bons en maillage carré. L'effet d'orientation de maillage a complètement disparu et les instabilités du système ne semblent pas se développer, du moins jusqu'au temps final de simulation. Cependant, en maillage rectangulaire, le schéma 9P1s montre ses limites avec une anisotropie grandissante sur le cas radial, déformant les lignes isovalues de la solution en un ovale dès que $\Delta y/\Delta x \leq 1/3$ ou ≥ 3 .

Schéma MD1f

Dans le deuxième schéma MD1f, le schéma de transport en saturation est de type multidimensionnel et c'est cela qui avait suscité l'espoir d'une réduction plus efficace de la distorsion des fronts pour des rapports de pas de maille $\Delta y/\Delta x \ll 1$ ou $\gg 1$. Sur le plan théorique, la minimisation par rapport au paramètre fonctionnel ψ revêt un intérêt mathématique certain car le lagrangien du problème de calcul des variations a une forme non-standard. Les conditions d'optimalité peuvent de surcroît être résolues exactement. Dans certains cas particuliers, des fonctions habituellement recommandées ont été retrouvées [62].

Malheureusement, les résultats numériques ne sont pas à la hauteur des attentes. Les « pointes » le long des axes ne disparaissent pas, et même en maillage carré, le schéma MD1f optimisé fait moins bien que le schéma 9P1s optimisé.

Schéma 9P2s

La « déception » causée par le schéma MD1f a incité à revenir vers le schéma à neuf points, en essayant d'y inclure deux paramètres au lieu d'un. Pour ce faire, il a été utilisé une définition différente des flux diagonaux, qui sont maintenant des combinaisons linéaires des flux horizontaux et verticaux plus élémentaires. Sur le plan théorique, l'optimisation par rapport à deux paramètres s'avère assez complexe. Pour contourner cette difficulté, il est proposé une procédure approchée dans laquelle non seulement l'égalité entre l'erreur

angulaire du schéma et l'erreur idéale est imposée au point de transition, mais aussi la position du point de transition S^* peut être déplacée pour aller vers $1/2$.

Numériquement, une amélioration notable des résultats est constatée du point de vue de la réduction de l'effet d'orientation. Le problème des pointes le long des axes a disparu. Les lignes isovaleurs dans le cas radial restent circulaires de manière acceptable en maillage rectangulaire, pour des rapports de longueur jusqu'à $\Delta y/\Delta x = 1/5$ ou 5 . Au-delà, il apparaît un effet surcompressif des fronts.

Il est raisonnable de penser qu'avec une procédure de minimisation approchée mieux affinée (pour que les paramètres sous-optimaux θ_x^*, θ_y^* soient moins loin des valeurs optimales), la limite du rapport $\Delta y/\Delta x$ pour laquelle les résultats sont acceptables pourrait être repoussée. Le temps nécessaire pour explorer cette piste n'a pas été suffisant.

7.2 Prolongements possibles

Au chapitre 6, il a été montré que l'incorporation de la gravité $\mathbf{g}$ ainsi que d'une perméabilité hétérogène $\kappa(\mathbf{x})$ ne modifie pas les conclusions tirées dans le cas du modèle simple. Ces ajouts doivent être interprétés comme les premiers pas d'un processus de complexification progressive du modèle physique.

7.2.1 Une physique plus complexe

Les modèles considérés dans cette thèse ont été simplifiés de sorte à pouvoir effectuer une analyse de stabilité et des calculs de minimisation. L'étape suivante est d'améliorer la physique du modèle, notamment en considérant une porosité différente en espace et un milieu compressible. Cela peut influencer les résultats grâce à des chemins préférentiels créés dans le milieu.

Perméabilité anisotrope

Si, à la place de la perméabilité scalaire κ , une perméabilité anisotrope est utilisée, représentée par un tenseur symétrique défini positif $\mathbf{\kappa}$ avec des valeurs propres distinctes¹, plusieurs questions mathématiquement intéressantes émergent. D'abord, quelle serait la référence idéale pour remplacer la solution radiale? Comment définir le comportement le « moins anisotrope possible » sachant que la référence idéale est déjà anisotrope?

Au niveau discret, plusieurs directions sont à gérer : les directions propres du tenseur $\mathbf{\kappa}$, la direction de propagation du front $\mathbf{u}$, ainsi que celles des axes de coordonnées. Cela donne lieu à plusieurs angles qui constituent les arguments de la fonction d'erreur. Le problème de minimisation ne paraît pas simple. Cela étant, en simulation de réservoir, le tenseur $\mathbf{\kappa}$ est isotrope dans les directions horizontales x et y , le contraste n'apparaissant que dans la direction verticale z , c'est-à-dire $\kappa_x = \kappa_y > \kappa_z$. En se restreignant à une coupe horizontale 2-D, où l'on observe en pratique les effets d'orientation (car les vitesses d'écoulement y sont plus importantes que dans la direction verticale), on peut raisonnablement considérer un tenseur de perméabilité isotrope.

1. Le cas de la perméabilité scalaire correspond en fait à $\mathbf{\kappa} = \kappa \mathbf{I}$, où $\mathbf{I}$ est l'identité

Pression capillaire

Dans un mélange immiscible, il est physiquement pertinent d'attribuer une pression à chaque phase $\alpha \in \{w, o\}$. Le modèle *Dead Oil isotherme* avec gravité et capillarité s'écrit

$$\phi \partial_t s_\alpha + \operatorname{div} \mathbf{u}_\alpha = q_\alpha, \quad (7.1a)$$

$$\mathbf{u}_\alpha = -\kappa \mu_\alpha^{-1} \kappa_{r,\alpha}(s_\alpha) (\nabla p_\alpha - \rho_\alpha \mathbf{g}), \quad (7.1b)$$

$$s_o + s_w = 1, \quad (7.1c)$$

$$p_o - p_w = p_c(s_w), \quad (7.1d)$$

où la fonction p_c est supposée strictement décroissante, i.e., $p'_c < 0$. Comme pour le modèle à pression unique, il est possible de reformuler (7.1) de sorte que le couplage entre s_α et p_α soit moins fort. Pour cela, les définitions suivantes sont données : la vitesse globale $\mathbf{u} = \mathbf{u}_w + \mathbf{u}_o$ et la pression globale fictive

$$p = \frac{p_w + p_o}{2} + \int_{s^\bullet}^s \frac{\lambda_o(1-\varsigma) - \lambda_w(\varsigma)}{2\lambda(\varsigma)} p'_c(\varsigma) d\varsigma, \quad (7.2)$$

pour une saturation de référence $s^\bullet$ convenable. Le modèle (7.1) se transforme dès lors en [19]

$$\mathbf{u} = -\kappa \lambda(s) (\nabla p - \rho(s) \mathbf{g}), \quad (7.3a)$$

$$\operatorname{div} \mathbf{u} = q, \quad (7.3b)$$

$$\phi \partial_t s + \operatorname{div}(f(s) \mathbf{u}) = q_w + \operatorname{div}(\kappa \nabla \wp(s)) + \operatorname{div} \left[(\rho_o - \rho_w) \frac{\lambda_w(s) \lambda_o(1-s)}{\lambda(s)} \kappa \mathbf{g} \right], \quad (7.3c)$$

où $s = s_w$ est la saturation de l'eau,

$$\rho(s) = \frac{\lambda_w(s) \rho_w + \lambda_o(1-s) \rho_o}{\lambda(s)}$$

est la densité totale, et

$$\wp(s) = - \int_{s^*}^s \frac{\lambda_w(\varsigma) \lambda_o(1-\varsigma)}{\lambda(\varsigma)} p'_c(\varsigma) d\varsigma,$$

est la *transformée de Kirchhoff*. Le système (7.3) d'inconnues $(s, p, \mathbf{u})$ est constitué d'une équation elliptique linéaire (à s fixée), à savoir

$$-\operatorname{div}(\lambda(s) \kappa \nabla p) = q - \operatorname{div}(\rho(s) \kappa \mathbf{g}),$$

et d'une équation parabolique non-linéaire (à $\mathbf{u}$ fixée) que représente (7.3c). Une remarque est qu'au second membre de celle-ci, $\nabla \wp(s) = \wp'(s) \nabla s$ et comme

$$\wp'(s) = -\lambda^{-1}(s) \lambda_w(s) \lambda_o(1-s) p'_c(s) \geq 0,$$

la pression capillaire agit de manière dissipative sur la saturation dans (7.3c). Au niveau théorique, elle retarde l'apparition des instabilités en augmentant le seuil critique $M^\sharp$. Au niveau numérique, elle participe à la réduction de l'effet d'orientation en privilégiant moins de directions [77].

Présence d'un polymère injecté

L'effet de l'orientation du maillage est également observé lors d'un calcul d'injection de polymère (fortement visqueux) dans de l'huile (moins visqueuse). Il serait alors intéressant de tenter de le réduire par une méthode étudiée dans cette thèse sur le modèle dédié au polymère. Sous l'hypothèse d'incompressibilité des fluides et d'absence de capillarité, celui-ci s'écrit [14]

$$\partial_t(\phi s_o) + \operatorname{div}(\mathbf{u}_o) = q_o, \quad (7.4a)$$

$$\partial_t(\phi s_w) + \operatorname{div}(R_m^{-1} \mathbf{u}_w) = q_w, \quad (7.4b)$$

$$\partial_t(\phi s_w c_w) + \operatorname{div}(R_m^{-1} \mathbf{u}_w c_w \gamma) = q_w c_w, \quad (7.4c)$$

accompagné toujours des lois de Darcy-Muskat

$$\mathbf{u}_\alpha = -\kappa \mu_\alpha^{-1} \kappa_{r,\alpha}(s_\alpha) (\nabla p - \rho_\alpha \mathbf{g}) \quad (7.5)$$

et de la relation $s_o + s_w = 1$. Dans (7.4), la variable c_w représente la fraction massique du polymère dans l'eau, tandis que R_m désigne le facteur de réduction de la mobilité, qui peut être vu comme une augmentation de la viscosité de l'eau. Il est généralement défini par un polynôme de c_w , par exemple

$$R_m(c) = 1 + \Gamma c, \quad \Gamma > 0.$$

Quant au facteur $\gamma \geq 1$, qui est une fonction de s_w et c_w , il traduit l'accélération due au volume de pores inaccessibles (IPV).

Soient $s = s_w$ et $c = c_w$. Pour affaiblir le couplage entre la pression et le couple saturation-concentration polymère, plusieurs quantités sont introduites : la vitesse totale

$$\mathbf{u} = \mathbf{u}_o + R_m^{-1} \mathbf{u}_w,$$

la mobilité totale

$$\lambda(s, c) = \lambda_o(1 - s) + R_m^{-1}(c) \lambda_w(s) = \mu_o^{-1} \kappa_{r,o}(1 - s) + R_m^{-1}(c) \mu_w^{-1} \kappa_{r,w}(s),$$

et le flux fractionnaire

$$f(s, c) = \frac{R_m^{-1}(c) \lambda_w(s)}{\lambda(s, c)}.$$

Dans ces conditions, le système (7.4)–(7.5) équivaut à

$$\mathbf{u} = -\kappa \lambda(s, c) (\nabla p - \rho(s, c) \mathbf{g}), \quad (7.6a)$$

$$\operatorname{div} \mathbf{u} = q, \quad (7.6b)$$

$$\partial_t(\phi s) + \operatorname{div}(f(s) \mathbf{u}) = q_w, \quad (7.6c)$$

$$\partial_t(\phi s c) + \operatorname{div}(\gamma(s, c) f(s) \mathbf{u} c) = q_w c, \quad (7.6d)$$

avec la densité totale

$$\rho(s, c) = \frac{\lambda_o(1 - s) \rho_o + R_m^{-1}(c) \lambda_w(s) \rho_w}{\lambda(s, c)}.$$

La difficulté majeure du modèle (7.6) réside dans la mise au point d'une loi convenable pour $\gamma(s, c)$ afin d'assurer l'hyperbolicité du sous-système (7.6c)–(7.6d) à $\mathbf{u}$ fixée.

7.2.2 Des maillages plus complexes

Comme cela a été évoqué aux chapitres 1 et 2, les maillages considérés dans cette thèse sont rectangulaires uniformes pour des raisons historiques et aussi parce que c'est sur ce type de maillage que le problème de l'effet d'orientation a un sens. D'autre part, malgré les progrès accomplis en matière de schémas numériques adaptés aux maillages quelconques non-structurés, l'ancienneté des codes usuellement utilisés en milieu pétrolier ne permettent pas de changer facilement les maillages des réservoirs.

Néanmoins, les maillages structurés non-orthogonaux de type CPG (*Corner Point Geometry*) constituent aujourd'hui une alternative répandue en simulation de réservoir [25, 36] car ils permettent de bien suivre les discontinuités et les hétérogénéités du milieu poreux. Le problème de l'effet de l'orientation du maillage y a encore un sens. Il y a donc là une extension possible de ce travail.

Bibliographie

- [1] J. H. ABOU-KASSEM AND K. AZIZ, *Grid orientation during steam displacement*, in SPE Reservoir Simulation Symposium, 31 January-3 February, New Orleans, Louisiana, Society of Petroleum Engineers, 1982, <https://doi.org/10.2118/10497-MS>.
- [2] L. AGÉLAS, *Schémas volumes finis multipoints pour grilles non orthogonales*, PhD thesis, Université Paris-Est, 2009, <https://tel.archives-ouvertes.fr/tel-01148264>.
- [3] H. W. ALT AND E. DI BENEDETTO, *Nonsteady flow of water and oil through inhomogeneous porous media*, Ann. Scuola Norm. Sup. Pisa Cl. Sci., 12 (1985), pp. 335–392, http://archive.numdam.org/article/ASNSP_1985_4_12_3_335_0.pdf.
- [4] L. ANNÉ, Q. H. TRAN, AND W. W. SYMES, *Dispersion and cost analysis of some finite difference schemes in one-parameter acoustic wave modeling*, Comput. Geosci., 1 (1997), pp. 1–33, <https://doi.org/10.1023/A:1011576309523>.
- [5] S. N. ANTONTSEV, A. V. KAZHIKTOV, AND V. N. MONAKHOV, *Boundary Value Problems in Mechanics of Nonhomogeneous Fluids*, vol. 22 of Studies in Mathematics and its Applications, North-Holland, Amsterdam, 1990.
- [6] T. ARBOGAST, *The existence of weak solutions to single porosity and simple dual-porosity models of two-phase incompressible flow*, Nonlinear Anal., 19 (1992), pp. 1009–1031, [https://doi.org/10.1016/0362-546X\(92\)90121-T](https://doi.org/10.1016/0362-546X(92)90121-T).
- [7] V. I. ASTAFEV AND A. E. KASATKIN, *Modeling and numerical calculation of water-flooding using the Weierstrass elliptic functions*, Int. J. Mech., 10 (2016), pp. 182–191.
- [8] V. I. ASTAFEV AND P. V. ROTERS, *Simulation of oil recovery using the Weierstrass elliptic functions*, Int. J. Mech., 8 (2014), pp. 359–370.
- [9] K. AZIZ AND A. SETTARI, *Petroleum Reservoir Simulation*, Applied Science Publishers, London, 1979.
- [10] A. BAMBERGER, G. CHAVENT, AND P. LAILLY, *Étude de schémas numériques pour les équations de l'élastodynamique linéaire*, Tech. Report 41, INRIA, 1980.
- [11] J. W. BARKER AND F. J. FAYERS, *Transport coefficients for compositional simulation with coarse grids in heterogeneous media*, SPE Adv. Technol. Ser., 2 (1994), pp. 103–112, <https://doi.org/10.2118/22591-PA>. SPE-22591-PA.
- [12] J. BOHBOT, Q. H. TRAN, A. VELGHE, AND N. GILLET, *A multi-dimensional spatial scheme for massively parallel compressible turbulent combustion simulation*, in 5th European Conference on Computational Fluid Dynamics, Lisbon, Portugal, 14-17 June, J. C. F. Pereira and A. Sequeira, eds., ECCOMAS CFD, 2010, <https://pdfs.semanticscholar.org/dd71/d537ca7cce35d8288c21a6379c7c9f8f014d.pdf>.

- [13] J.-P. BOURGUIGNON, *Calcul variationnel*, Éditions de l'École Polytechnique, Palaiseau, 2007.
- [14] B. BRACONNIER, C. PREUX, É. FLAURAUD, Q.-H. TRAN, AND C. BERTHON, *An analysis of physical models and numerical schemes for polymer flooding simulations*, Comput. Geosci., 21 (2017), pp. 1267–1279, <https://doi.org/10.1007/s10596-017-9637-0>.
- [15] C. W. BRAND, J. E. HEINEMANN, AND K. AZIZ, *The grid orientation effect in reservoir simulation*, in SPE Reservoir Simulation Symposium, 17-20 February, Anaheim, California, Anaheim, California, February 1991, Society of Petroleum Engineers, <https://doi.org/10.2118/21228-MS>.
- [16] R. H. BROOKS AND A. T. COREY, *Hydraulic properties of porous media and their relation to drainage design*, Trans. ASAE, 7 (1964), pp. 26–28, <https://doi.org/10.13031/2013.40684>.
- [17] S. E. BUCKLEY AND M. C. LEVERETT, *Mechanism of fluid displacement in sands*, Trans. AIME, 146 (1942), pp. 107–116, <https://doi.org/10.2118/942107-G>.
- [18] C. CANCÈS AND M. PIERRE, *An existence result for multidimensional immiscible two-phase flows with discontinuous capillary pressure field*, SIAM J. Math. Anal., 50 (2012), pp. 3036–3060, <https://doi.org/10.1137/11082943X>.
- [19] G. CHAVENT AND J. JAFFRÉ, *Mathematical Models and Finite Elements for Reservoir Simulation : Single Phase, Multiphase and Multicomponent Flows through Porous Media*, vol. 17 of Studies in Mathematics and its Applications, North-Holland, Amsterdam, 1986.
- [20] Z. CHEN, *Degenerate two-phase incompressible flow : I. Existence, uniqueness and regularity of a weak solution*, J. Differential Equations, 171 (2001), pp. 203–232, <https://doi.org/10.1006/jdeq.2000.3848>.
- [21] Z. CHEN, *Reservoir Simulation : Mathematical Techniques in Oil Recovery*, vol. 77 of CBMS-NSF Regional Conference Series in Applied Mathematics, SIAM, Philadelphia, 2007.
- [22] Z. CHEN, G. HUAN, AND Y. MA, *Computational methods for multiphase flows in porous media*, vol. 2 of Computational Science & Engineering, SIAM, Philadelphia, 2006.
- [23] Z. CHEN AND Y. ZHANG, *Well flow models for various numerical methods*, Int. J. Numer. Anal. Model., 6 (2009), pp. 375–388, <http://www.math.ualberta.ca/ijnam/Volume-6-2009/No-3-09/2009-03-02.pdf>.
- [24] E. D. CHIKHLIWALA AND Y. C. YORTSOS, *Investigations on viscous fingering by linear and weakly nonlinear stability analysis*, SPE Reserv. Eng., 3 (1988), pp. 1268–1278, <https://doi.org/10.2118/14367-PA>.
- [25] E. CHONG, Z. SYIHAB, E. PUTRA, AND D. SCHECHTER, *A unique grid-block system for improved grid orientation*, in SPE Asia Pacific Oil and Gas Conference and Exhibition, 18-20 October, Perth, Australia, Society of Petroleum Engineers, 2004, <https://doi.org/10.2118/88617-MS>.

-
- [26] R. L. CHUOKE, P. VAN MEURS, AND C. VAN DER POEL, *The instability of slow, immiscible, viscous liquid-liquid displacements in permeable media*, Petrol. Trans. AIME, 216 (1959), pp. 188–194, <https://www.onepetro.org/general/SPE-1141-G>.
- [27] K. H. COATS, *A note on IMPES and some IMPES-based simulation models*, SPE Journal, 5 (2000), pp. 245–251, <https://doi.org/10.2118/65092-PA>.
- [28] K. H. COATS, *IMPES stability : The CFL limit*, SPE Journal, 8 (2003), pp. 291–297, <https://doi.org/10.2118/85956-PA>.
- [29] K. H. COATS AND A. D. MODINE, *A consistent method for calculating transmissibilities in nine-point difference equations*, in SPE Reservoir Simulation Symposium, 15-18 November, San Francisco, California, Society of Petroleum Engineers, 1983, <https://doi.org/10.2118/12248-MS>.
- [30] P. COLELLA, *Multidimensional upwind methods for hyperbolic conservation laws*, J. Comput. Phys., 87 (1990), pp. 171–200, [https://doi.org/10.1016/0021-9991\(90\)90233-Q](https://doi.org/10.1016/0021-9991(90)90233-Q).
- [31] R. COURANT, K. FRIEDRICHS, AND H. LEWY, *On the partial difference equations of mathematical physics*, IBM J. Res. Devel., 11 (1967), pp. 215–234, <https://doi.org/10.1147/rd.112.0215>.
- [32] H. P. G. DARCY, *Les fontaines publiques de la ville de Dijon*, V. Dalamont, 1856.
- [33] R. DAUTRAY AND J.-L. LIONS, *Analyse mathématique et calcul numérique pour les sciences et les techniques. Tome 1 : Modèles physiques*, Collection Enseignement INSTN-CEA, Masson, Paris, 1987.
- [34] B. DESPRÉS AND F. LAGOUTIÈRE, *Genuinely multi-dimensional non-dissipative finite-volume schemes for transport*, Int. J. Appl. Math. Comput. Sci., 17 (2007), pp. 321–328, <https://eudml.org/doc/207839>.
- [35] D. Y. DING, *Étude des effets d’orientation de maillage en simulation de réservoir*, Technical report 38232, IFP, August 1990.
- [36] Y. DING AND P. LEMONNIER, *Use of corner point geometry in reservoir simulation*, in International Meeting on Petroleum Engineering, 14-17 November, Beijing, China, Society of Petroleum Engineers, 1995, <https://doi.org/10.2118/29933-MS>.
- [37] J. DRONIOU, *Finite volume schemes for diffusion equations : introduction to and review of modern methods*, Math. Models Methods Appl. Sci., 24 (2014), pp. 1575–1619, <https://doi.org/10.1142/S0218202514400041>.
- [38] M. G. EDWARDS, *Multi-dimensional wave-oriented upwind schemes with reduced cross-wind diffusion for flow in porous media*, Int. J. Numer. Meth. Fluids, 67 (2011), pp. 33–57, <https://doi.org/10.1002/flid.2329>.
- [39] G. ENCHÉRY, R. EYMARD, AND A. MICHEL, *Numerical approximation of a two-phase flow problem in a porous medium with discontinuous capillary forces*, SIAM J. Numer. Anal., 43 (2006), pp. 2402–2422, <https://doi.org/10.1137/040602936>, <https://arxiv.org/abs/https://doi.org/10.1137/040602936>.
- [40] R. E. EWING, *The Mathematics of Reservoir Simulation*, vol. 1 of Frontiers in Applied Mathematics, SIAM, Philadelphia, 1983, [h](#).

- [41] R. EYMARD, T. GALLOUËT, AND R. HERBIN, *Finite volume methods*, in Techniques of Scientific Computing (Part 3), P. G. Ciarlet and J.-L. Lions, eds., vol. VII of Handbook of Numerical Analysis, North-Holland, Elsevier, Amsterdam, 2000, pp. 713–1018, [https://doi.org/10.1016/S1570-8659\(00\)07005-8](https://doi.org/10.1016/S1570-8659(00)07005-8).
- [42] R. EYMARD, C. GUICHARD, AND R. MASSON, *Grid orientation effect in coupled finite volume schemes*, IMA J. Numer. Anal., 33 (2013), pp. 582–608, <https://doi.org/10.1093/imanum/drs016>.
- [43] J. R. FANCHI, *Multidimensional numerical dispersion*, SPE Journal, 23 (1983), pp. 143–151, <https://doi.org/10.2118/9018-PA>.
- [44] E. FARKAS, *Linearization techniques of reservoir-simulation equations : fully implicit cases*, SPE Journal, 3 (1998), pp. 316–323, <https://doi.org/10.2118/52051-PA>.
- [45] J. C. FRAUENTHAL, R. B. DI FRANCO, AND B. F. TOWLER, *Reduction of grid-orientation effects in reservoir simulation with generalized upstream weighting*, SPE Journal, 25 (1985), pp. 902–908, <https://doi.org/10.2118/11593-PA>.
- [46] G. GAGNEUX AND M. MADAUNE-TORT, *Analyse mathématique de modèles non linéaires de l'ingénierie pétrolière*, vol. 22 of Mathématiques et Applications, Springer, Berlin, 1995.
- [47] T. GALLOUËT AND A. PFERTZEL, *On some upstream weighting schemes for oil recovery simulation*, 4 (1990).
- [48] W. R. GARDNER, *Some steady-state solutions of the unsaturated moisture flow equation with application to evaporation from a water table*, Soil Sci., 85 (1958), pp. 228–232, https://journals.lww.com/soilsci/Citation/1958/04000/Some_Steady_State_Solutions_of_the_Unsaturated.6.aspx.
- [49] R. J. GLASS, J.-Y. PARLANGE, AND T. S. STEENHUIS, *Immiscible displacement in porous media : Stability analysis of three-dimensional, axisymmetric disturbances with application to gravity-driven wetting front instability*, Water Resour. Res., 27 (1991), pp. 1947–1956, <https://doi.org/10.1029/91WR00836>.
- [50] J. GLIMM, D. MARCHESIN, AND O. MCBRYAN, *Unstable fingers in two phase flow*, Commun. Pure Appl. Math., 34 (1981), pp. 53–75, <https://doi.org/10.1002/cpa.3160340104>.
- [51] E. GODLEWSKI AND P.-A. RAVIART, *Numerical Approximation of Hyperbolic Systems of Conservation Laws*, vol. 118 of Applied Mathematical Sciences, Springer-Verlag, New York, 1996.
- [52] C. GUICHARD, *Schémas volumes finis sur maillages généraux en milieux hétérogènes anisotropes pour les écoulements polyphasiques en milieux poreux*, PhD thesis, Université Paris-Est, 2011, <https://tel.archives-ouvertes.fr/tel-00674503>.
- [53] J. HAGOORT, *Displacement stability of water drives in water-wet connate-water-bearing reservoirs*, SPE Journal, 14 (1974), pp. 63–74, <https://doi.org/10.2118/4268-PA>.
- [54] F. P. HAMON, B. T. MALLISON, AND H. A. TCHELEPI, *Implicit hybrid upwind scheme for coupled multiphase flow and transport with buoyancy*, Comput. Meth. Appl. Mech. Eng., 311 (2016), pp. 599–624, <https://doi.org/https://doi.org/10.1016/j.cma.2016.08.009>.

-
- [55] M. W. HIRSCH AND S. SMALE, *Differential Equations, Dynamical Systems, and Linear Algebra*, vol. 60 of Pure and Applied Mathematics, Academic Press, New York, 1974, <https://books.google.fr/books?id=UG4Rh40G-hUC>.
- [56] A. B. HUANG, E. D. CHIKHLIWALA, AND Y. C. YORTSOS, *Linear stability analysis of immiscible displacement including continuously changing mobility and capillary effects : Part ii-general basic flow profiles*, in SPE Annual Technical Conference and Exhibition, 16-19 September, Houston, Texas, 1984, <https://doi.org/10.2118/13163-MS>.
- [57] F. S. V. HURTADO, C. R. MALISKA, AND A. F. C. DA SILVA, *On the factors influencing the grid orientation effect in reservoir simulation*, in 19th International Congress of Mechanical Engineering, November 5-7, Brasilia, 2007, pp. 5–9, http://www.sinmec.ufsc.br/site/arquivos/m-milcytrgrm_cob07-1170.pdf.
- [58] G. R. JERAULD, H. T. DAVIS, AND L. E. SCRIVEN, *Stability fronts of permanent form in immiscible displacement*, in SPE Annual Technical Conference and Exhibition, 16-19 September, Houston, Texas, 1984, <https://doi.org/10.2118/13164-MS>.
- [59] E. KEILEGAVLEN, J. E. KOZDON, AND B. T. MALLISON, *Multidimensional upstream weighting for multiphase transport on general grids*, *Comput. Geosci.*, 16 (2012), pp. 1021–1042, <https://doi.org/10.1007/s10596-012-9301-7>.
- [60] M. J. KING AND V. A. DUNAYEVSKY, *Why waterflood works : A linearized stability analysis*, in SPE Annual Technical Conference and Exhibition, 8-11 October, San Antonio, Texas, 1989, pp. 187–200, <https://doi.org/10.2118/SPE-19648-MS>.
- [61] E. KOVAL, *A method for predicting the performance of unstable miscible displacement in heterogeneous media*, *SPE Journal*, 3 (1963), pp. 145–154, <https://doi.org/10.2118/450-PA>.
- [62] J. E. KOZDON, *Numerical methods with reduced grid dependency for enhanced oil recovery*, PhD thesis, Stanford University, 2009, http://faculty.nps.edu/jekozdon/publications/kozdon_thesis.pdf.
- [63] J. E. KOZDON, B. T. MALLISON, AND M. G. GERRITSEN, *Multidimensional upstream weighting for multiphase transport in porous media*, *Comput. Geosci.*, 15 (2011), pp. 399–419, <https://doi.org/10.1007/s10596-010-9211-5>.
- [64] J. E. KOZDON, B. T. MALLISON, M. G. GERRITSEN, AND W. H. CHEN, *Multi-D upwinding for multi phase transport in porous media*, in SPE Reservoir Simulation Symposium, 2-4 February, The Woodlands, Texas, Society of Petroleum Engineers, February 2009, <https://doi.org/10.2118/119190-MS>.
- [65] D. KROENER AND S. LUCKHAUS, *Flow of oil and water in a porous medium*, *J. Differential Equations*, 55 (1984), pp. 276 – 288, [https://doi.org/10.1016/0022-0396\(84\)90084-6](https://doi.org/10.1016/0022-0396(84)90084-6).
- [66] S. N. KRŪŽKOV AND S. M. SUKORJANSKII, *Boundary value problems for systems of equations of two-phase porous flow type : Statement of the problems, questions of solvability, justification of approximate methods*, *Math. USSR Sb.*, 33 (1977), p. 62, <https://doi.org/10.1070/SM1977v033n01ABEH002414>.
- [67] M. S. LAMINE, *Multi-dimensional higher resolution methods for flows in porous media*, PhD thesis, University of Wales Swansea, 2009, <https://cronfa.swan.ac.uk/Record/cronfa42721>.

- [68] R. J. LEVEQUE, *Finite Volume Methods for Hyperbolic Problems*, vol. 31 of Cambridge Texts in Applied Mathematics, Cambridge University Press, 2002.
- [69] J. LI AND B. RIVIÈRE, *Numerical modeling of miscible viscous fingering instabilities by high-order methods*, Transp. Porous Med., 113 (2016), pp. 607–628, <https://doi.org/10.1007/s11242-016-0715-x>.
- [70] A. MICHEL, Q. H. TRAN, AND G. FAVENNEC, *A genuinely one-dimensional upwind scheme with accuracy enhancement for multidimensional advection problems*, in 12th European Conference on the Mathematics of Oil Recovery, 6-9 September, Oxford, UK, EAGE, 2010, <https://doi.org/10.3997/2214-4609.20145006>.
- [71] Y. MUALEM, *A new model for predicting the hydraulic conductivity of unsaturated porous media*, Water Resour. Res., 12 (1976), pp. 513–522, <https://doi.org/10.1029/WR012i003p00513>.
- [72] M. MUSKAT, *The flow of homogeneous fluids through porous media*, International Series in Physics, McGraw-Hill, New York, 1937.
- [73] D. W. PEACEMAN, *Fundamentals of Numerical Reservoir Simulation*, vol. 6 of Developments in Petroleum Science, Elsevier Science, Amsterdam, 1977.
- [74] D. W. PEACEMAN, *Interpretation of well-block pressures in numerical reservoir simulation*, SPE Journal, 18 (1978), <https://doi.org/10.2118/6893-PA>.
- [75] D. W. PEACEMAN, *Interpretation of well-block pressures in numerical reservoir simulation with nonsquare grid blocks and anisotropic permeability*, SPE Journal, 23 (1983), pp. 531–543, <https://doi.org/10.2118/10528-PA>.
- [76] C. PREUX AND F. MCKEE, *Study and approximation of IMPES stability : the CFL criteria*, in Finite Volumes for Complex Applications VI : Problems & Perspectives, J. Fořt, J. Fürst, J. Halama, R. Herbin, and F. Hubert, eds., vol. 4 of Springer Proceedings in Mathematics, Springer, Prague, June 2011, pp. 713–721, https://doi.org/10.1007/978-3-642-20671-9_75.
- [77] K. PRUESS, *Grid orientation and capillary pressure effects in the simulation of water injection into depleted vapor zones*, Geothermics, 20 (1991), pp. 257–277, [https://doi.org/10.1016/0375-6505\(91\)90020-V](https://doi.org/10.1016/0375-6505(91)90020-V).
- [78] P. A. RAVIART AND J. M. THOMAS, *Introduction à l'analyse numérique des équations aux dérivées partielles*, Collection Mathématiques Appliquées pour la Maîtrise, Masson, Paris, 1983.
- [79] A. RIAZ, C. PANKIEWITZ, AND E. MEIBURG, *Linear stability of radial displacements in porous media : Influence of velocity-induced dispersion and concentration-dependent diffusion*, Phys. Fluids, 16 (2004), pp. 3592–3598, <https://doi.org/10.1063/1.1775431>.
- [80] A. RIAZ AND H. A. TCHELEPI, *Linear stability analysis of immiscible two-phase flow in porous media with capillary dispersion and density variation*, Phys. Fluids, 16 (2004), pp. 4727–4737, <https://doi.org/10.1063/1.1812511>.
- [81] P. L. ROE AND D. SIDILKOVER, *Optimum positive linear schemes for advection in two and three dimensions*, SIAM J. Numer. Anal., 29 (1992), pp. 1542–1568, <https://doi.org/10.1137/0729089>.

-
- [82] B. RUBIN, B. J. W., M. J. BLUNT, M. A. CHRISTIE, AND I. D. CULVERWELL, *Compositional reservoir simulation with a predictive model for viscous fingering*, in SPE Symposium on Reservoir Simulation, 28 February-3 March, New Orleans, Louisiana, 1993, <https://doi.org/10.2118/25234-MS>.
- [83] R. SANCHEZ, *Application des techniques de bases réduites à la simulation des écoulements en milieux poreux*, PhD thesis, Université Paris-Saclay, 2017, <https://doi.org/https://tel.archives-ouvertes.fr/tel-01710519>.
- [84] P. C. SHAH, *A nine-point finite difference operator for reduction of the grid orientation effect*, in SPE Reservoir Simulation Symposium, 15-18 November, San Francisco, California, San Francisco, 15-18 November 1983, Society of Petroleum Engineers, pp. 171–174, <https://doi.org/10.2118/12251-MS>.
- [85] G. S. SHIRALKAR AND R. E. STEPHENSON, *A general formulation for simulating physical dispersion and a new nine-point scheme*, SPE Reserv. Eng., 6 (1991), pp. 115–120, <https://doi.org/10.2118/16975-PA>.
- [86] G. R. SHUBIN AND J. B. BELL, *An analysis of the grid orientation effect in numerical simulation of miscible displacement*, Comput. Meth. Appl. Mech. Eng., 47 (1984), pp. 47–71, [https://doi.org/10.1016/0045-7825\(84\)90047-1](https://doi.org/10.1016/0045-7825(84)90047-1).
- [87] P. K. SWEBY, *High resolution schemes using flux limiters for hyperbolic conservation laws*, SIAM J. Numer. Anal., 21 (1984), pp. 995–1011, <https://doi.org/10.1137/0914082>.
- [88] M. R. TODD, P. M. O'DELL, AND G. J. HIRASAKI, *Methods for increased accuracy in numerical reservoir simulators*, SPE Journal, 12 (1972), pp. 515–530, <https://doi.org/10.2118/3516-PA>.
- [89] E. F. TORO, *Riemann Solvers and Numerical Methods for Fluid Dynamics : A Practical Introduction*, Springer-Verlag, Berlin, 1997, <https://doi.org/10.1007/978-3-540-49834-6>.
- [90] Q. H. TRAN, *Schémas de type multidimensionnel en maillage déformé structuré pour l'advection scalaire linéaire i : CTU et Galerkin discontinus*, Technical report 45163, Institut Français du Pétrole, 1998.
- [91] Q. H. TRAN, *Schémas de type multidimensionnel en maillage déformé structuré pour l'advection scalaire linéaire ii : Schémas compacts*, Technical report 54078, Institut Français du Pétrole, 2000.
- [92] M. T. VAN GENUCHTEN, *A closed-form equation for predicting the hydraulic conductivity of unsaturated soils*, Soil Sci. Soc. Amer. J., 44 (1980), pp. 892–898, <https://doi.org/10.2136/sssaj1980.03615995004400050002x>.
- [93] B. VAN LEER, *Towards the ultimate conservative difference scheme. v : A second-order sequel to Godunov's method*, J. Comput. Phys., 32 (1979), pp. 101–136, [https://doi.org/10.1016/0021-9991\(79\)90145-1](https://doi.org/10.1016/0021-9991(79)90145-1).
- [94] R. VICHNEVETSKY AND J. B. BOWLES, *Fourier Analysis of Numerical Approximations of Hyperbolic Equations*, vol. 5 of SIAM Studies in Applied Mathematics, Society for Industrial and Applied Mathematics, Philadelphia, 1982, <https://hal.inria.fr/inria-00076520/>.

- [95] R. WEINSTOCK, *Calculus of variations : with applications to physics and engineering*, Courier Corporation, 1974.
- [96] C. WIDMER, *Adaptive finite volume method based on a posteriori error estimators for solving two-phase flow in porous media*, PhD thesis, Université Pierre et Marie Curie, 2013, <https://tel.archives-ouvertes.fr/tel-01900433>.
- [97] J. L. YANOSIK AND T. A. MCCracken, *A nine-point, finite-difference reservoir simulator for realistic prediction of adverse mobility ratio displacements*, SPE Journal, 19 (1979), pp. 253–262, <https://doi.org/10.2118/5734-PA>.
- [98] Y. C. YORTSOS AND A. B. HUANG, *Linear-stability analysis of immiscible displacement : Part 1—Simple basic flow profiles*, SPE Reserv. Eng., 1 (1986), pp. 378–390, <https://doi.org/10.2118/12692-PA>.
- [99] S. YOUSEF, *Étude d'estimations d'erreur a posteriori et d'adaptivité basée sur des critères d'arrêt et raffinement de maillages pour des problèmes d'écoulements multiphasiques et thermiques. Application aux procédés de récupération assistée d'huile*, PhD thesis, Université Pierre et Marie Curie, Paris, 2013, <https://tel.archives-ouvertes.fr/tel-00918782/>.

Titre : Étude de nouveaux schémas numériques pour la simulation des écoulements à rapport de mobilités défavorable dans un contexte EOR

Mots clés : Simulation de réservoir, milieux poreux, systèmes paraboliques-hyperboliques, digitation visqueuse, volumes finis

Résumé : En simulation dynamique des réservoirs, un des artefacts les plus gênants pour la prédiction de production est l'effet de l'orientation du maillage. Bien que celui-ci soit « normal » pour tout schéma numérique, il se trouve amplifié par l'instabilité du modèle physique, ce qui a lieu lorsque le contraste de mobilités entre l'eau (fluide poussant, utilisé dans les procédés de récupération secondaires) et l'huile (fluide poussé, contenant les hydrocarbures) dépasse un certain seuil critique. On parle alors d'écoulements à rapport de mobilités *défavorable*.

Connu depuis longtemps, ce problème a fait l'objet de nombreux travaux dans les années 1980 ayant abouti au schéma dit à *neuf points*. Actuellement implanté dans PumaFlow, logiciel développé et commercialisé par IFPEN, ce schéma fonctionne relativement bien en maillages carrés et dépend d'un paramètre scalaire dont le réglage varie selon les auteurs sur la base de considérations heuristiques.

Dans cette thèse, nous proposons une nouvelle démarche méthodologique afin non seulement d'ajuster ce paramètre libre de manière optimale mais aussi de généraliser le schéma aux maillages rectangulaires. La stratégie que nous préconisons repose sur une analyse d'erreur du problème, à partir de laquelle il est possible de définir une notion d'erreur angulaire et de garantir que le comportement du schéma obtenu soit le « moins anisotrope » possible via une minimisation de son écart par rapport à un comportement idéal.

Cette procédure de minimisation est ensuite appliquée à deux autres familles de schémas numériques~ : (1) un schéma *multidimensionnel* proposé par Kozdon, dans lequel le paramètre libre est une fonction~ ; (2) un autre schéma à neuf points faisant intervenir deux paramètres scalaires. C'est ce dernier qui réduit le mieux l'effet de l'orientation lorsque le rapport des pas de maillage s'éloigne de 1. Enfin, une extension de la méthode à des modèles physiques plus complets est envisagée.

Title: Study of new numerical schemes for the simulation of flows with adverse mobility ratios in the EOR context

Keywords: Reservoir simulation, Porous media, Parabolic-hyperbolic systems, Viscous fingering, Finite volume

Abstract: In dynamic reservoir simulation, one of the most troublesome artifacts for the prediction of production is the grid orientation effect. Although this normally arises from any numerical scheme, it happens to be amplified by the instability of the physical model, which occurs when the mobility contrast between the water (pushing fluid, used in the processes of secondary recovery) and the oil (pushed fluid, containing the hydrocarbons) exceeds a some critical threshold. We then speak of flows with *adverse* mobility ratio.

This GOE issue has received a lot of attention from the engineers. Numerous works dating back to the 1980s have resulted in the so-called *nine-point scheme*. Currently implemented in the IFPEN software PumaFlow, this scheme performs relatively well in square meshes and depends on a scalar parameter whose value varies from one author to another, on the grounds of heuristic considerations.

In this thesis, we propose a new methodological approach in order not only to optimally adjust this free parameter, but also to extend the scheme to rectangular meshes. The strategy that we advocate is based on an error analysis of the problem, from which it is possible to define a notion of angular error and to guarantee that the behavior of the obtained scheme is the "least anisotropic" possible through a minimization of its deviation from some ideal behavior.

This minimization procedure is then applied to two other families of numerical schemes: (1) a multidimensional scheme proposed by Kozdon, in which the free parameter is a function; (2) another nine-point scheme involving two scalar parameters. The latter provides the best results regarding GOE reduction when the ratio of the mesh steps is far away from 1. Finally, an extension of the method to more sophisticated physical models is envisaged.