



DISSERTAÇÃO DE MESTRADO

**RETROFITTING DO ROBÔ ASEA IRB6-S2 BASEADO EM  
TECNOLOGIAS DE COMANDO NUMÉRICO USANDO LINUXCNC**

**EMANUEL PEREIRA BARROSO NETO**

**Brasília, Julho de 2018**

**UNIVERSIDADE DE BRASÍLIA**

**FACULDADE DE TECNOLOGIA**

**UNIVERSIDADE DE BRASÍLIA  
FACULDADE DE TECNOLOGIA  
DEPARTAMENTO DE ENGENHARIA MECÂNICA**

**RETROFITTING DO ROBÔ ASEA IRB6-S2 BASEADO EM  
TECNOLOGIAS DE COMANDO NUMÉRICO USANDO LINUXCNC**

**EMANUEL PEREIRA BARROSO NETO**

**DISSERTAÇÃO SUBMETIDA AO DEPARTAMENTO DE  
ENGENHARIA MECÂNICA DA FACULDADE DE TECNOLOGIA DA  
UNIVERSIDADE DE BRASÍLIA COMO PARTE DOS REQUISITOS  
NECESSÁRIOS PARA A OBTENÇÃO DO GRAU DE MESTRE EM  
SISTEMAS MECATRÔNICOS**

**APROVADA POR:**

---

**Prof. Dr. Eugênio Liborio Feitosa Fortaleza, PP-MEC/UnB**  
*Orientador*

---

**Prof. Dr. André Murilo de Almeida, Gama/UnB**  
*Membro Interno*

---

**Prof. Dr. Renan Bonnard, MENESR/França**  
*Membro Externo*

**BRASÍLIA/DF, 07 DEZEMBRO DE 2016**

Barroso Neto, Emanuel Pereira

Retrofitting do robô ASEA IRB6-S2 baseado em tecnologias de comando numérico usando LinuxCNC / EMANUEL PEREIRA BARROSO NETO. –Brasil, 2018.

170 p.

Orientador: Eugênio Liborio Feitosa Fortaleza

Dissertação (Mestrado) – Universidade de Brasília – UnB

Faculdade de Tecnologia – FT

Programa de Pós-Graduação em Sistemas Mecatrônicos – PPMEC, 2018.

1. *Smart Reservoir*. 2. Recuperação Secundária. 3. Engenharia de Reservatório. 4. Produção de Petróleo. 5. Otimização. I. Eugênio Liborio Feitosa Fortaleza, orientador. II. Universidade de Brasília. III. Faculdade de Tecnologia.

## Agradecimentos

*Em primeiro lugar a Deus, por me permitir a oportunidade de estar com vida e honrar seu nome por meio de minhas ações diárias.*

*Ao meu filho sendo uma infinita motivação diária, sempre confiante em romper os meus limites imaginários com o intuito de atingir meus objetivos sem receios. "A engenharia é como a vida", digo ao meu filho, "é uma arte especial que permite descobrir caminhos nunca antes percorridos, com convicção de que sempre existe mais alguma coisa por fazer. Sendo assim, querido Juan José sempre estará em capacidade de superar seus próprios limites, suas próprias fronteiras geográficas e culturais, seus sonhos, amo a você na distancia"*

*Ao meu maravilhoso núcleo familiar: minha mãe Clara Inés, meu Pai Efrain e minha irmã Diana Andrea que sempre estiveram e estão ao meu lado, sem se importarem com as condições externas, me contribuindo continuamente ao fortalecimento, mesmo distante, dos laços familiares. Saúdo também à todos os membros de minha família que me apoiaram em meus sonhos.*

*Agradeço carinhosamente à eterna professora de português, que sem ela não haveria condições de obter a realização desta etapa de minha vida. Sou muito grato à ela ter sempre acreditado em meu potencial, até quando eu duvidava de mim mesmo. Obrigado senhorita Carvalho Bonifácio por estar neste caminho de aprendizagem constante ao meu lado, sempre me protegendo, me contagiando com essa energia de esperança e felicidade.*

*Aos colegas e amigos Diego Benavides e Luiz Eduardo, que ao longo desta decisão acadêmica nos tornamos maduros com as experiências de vida. Condições esta que nos são necessárias para conquistarmos qualquer meta e cumprir quaisquer sonhos. Reconhecendo a importância da disciplina e paixão.*

*A todas as pessoas que de alguma maneira, direta e indiretamente, contribuíram para que este sonho pudesse hoje estar concluído, através de uma palavra, um abraço, uma caminhada noturna. Detalhes que marcam as vidas de pessoas que convivem na mesma realidade.*

*Por último, mas não menos importante, ao professor Alberto Alvares pela oportunidade de levar este projeto até o final, pela paciência quando precisei recuperar o foco na minha estadia no Brasil. O mais importante foi ter aprendido com sua sabedoria que os objetivos só são atingidos com disciplina, sacrifício e objetividade.*

*Ao CNPq pela bolsa de mestrado que me permitiu manter ao longo dos 24 meses de dedicação exclusiva. Aportando dinamicamente um grão de areia da literatura relacionada com minha paixão, a robótica. Ao PPMEC e especialmente ao professor Edson por me ter dado a oportunidade de fazer concretizar um ideal de vida.*

**EMANUEL PEREIRA BARROSO NETO**

# RESUMO

O presente trabalho busca apresentar e prover uma implementação inicial de um algoritmo alternativo de controle de produção em reservatórios de petróleo, além de analisar seus resultados iniciais. O algoritmo desenvolvido, nomeado *Smart Reservoir*, foi concebido com a intenção de obter uma rentabilidade equivalente aos valores encontrados na literatura com custo computacional e tempo de produção reduzidos, partindo da premissa de que o dinheiro perde valor ao longo do tempo.

A solução proposta para o problema de se antecipar a produção de petróleo foi testada utilizando-se dois modelos de reservatório conhecidos na indústria petrolífera: o *Egg Model* e o SAIGUP. A ideia central do *Smart Reservoir* é, dada uma função objetivo bastante utilizada para otimização de produção — NPV—, modificá-la de maneira a se considerar na análise parâmetros de reservatório além dos dados de produção; assim, torna-se possível comparar diferentes estratégias de simulação utilizando-se apenas simulações de reservatório de médio termo, promovendo uma redução significativa de custos computacionais. Além dessa redução, que chega a cerca de 90%, é possível obter uma redução de tempo de produção de pelo menos 50%, sem prejudicar os resultados econômicos obtidos por meio de outros métodos de otimização presentes na literatura.

**Palavras-chave:** Otimização, Reservatório, Simulação, Redução de Custos, NPV

# ABSTRACT

The present work aims to present and provide an initial implementation of an alternative control algorithm of production in oil reservoirs, besides analyzing its initial results. The developed algorithm, named Smart Reservoir, was conceived with the intention of obtaining an equivalent profit to the values found in literature with reduced computational cost and production time, starting from the premise that money loses its value over time.

The proposed solution for the problem of anticipating oil production was tested using two reservoir models acknowledged in oil industry: the Egg Model and the SAIGUP. The central idea of the Smart Reservoir is, given an objective function fairly used in production optimization – NPV –, to modify it in order to consider in the analysis reservoir parameters in addition to the production data. Therefore, it becomes possible to compare different simulation strategies using only medium term reservoir simulations, thus promoting a significant reduction of computational costs. Besides this reduction, which reaches about 90%, it is possible to obtain a production time reduction of at least 50% without harming the economical results obtained by other optimization methods present in literature.

**Key words:** Optimization, Reservoir, Simulation, Cost Reduction, NPV

# SUMÁRIO

<b>RESUMO .....</b>	<b>i</b>
<b>ABSTRACT .....</b>	<b>ii</b>
<b>LISTA DE FIGURAS .....</b>	<b>v</b>
<b>LISTA DE TABELAS .....</b>	<b>vii</b>
<b>LISTA DE SÍMBOLOS .....</b>	<b>ix</b>
<b>LISTA DE ABREVIATURAS E ACROGRAMAS .....</b>	<b>xi</b>
<b>1 Introdução .....</b>	<b>1</b>
1.1 Contextualização .....	1
1.2 Definição do Problema.....	1
1.3 Objetivos da Dissertação .....	1
1.3.1 Objetivo Geral .....	1
1.3.2 Objetivos Específicos.....	1
1.4 Apresentação do Documento .....	1
<b>2 Fundamentação Teórica .....</b>	<b>2</b>
2.1 Introdução.....	2
2.2 Métodos Convencionais de Recuperação Secundária .....	2
2.2.1 Conceito e Contextualização da Recuperação Secundária .....	2
2.2.2 Classificação dos Métodos de Recuperação Secundária .....	5
2.2.3 Métodos Convencionais .....	5
2.2.4 Esquemas de Injeção .....	6
2.2.5 Aspectos Operacionais da Injeção de Água.....	10
2.3 Simulação Numérica de Reservatórios.....	16
2.3.1 Leis Físicas Consideradas .....	17
2.3.2 Tipos de Simuladores .....	19
2.3.3 Uso de Simuladores Numéricos para Estudos de Reservatórios .....	20
2.4 Conceitos de Otimização .....	22
2.4.1 Definições e Fatos Básicos.....	22
2.4.2 Diferenciabilidade de Funções Escalares.....	26



2.4.3	Diferenciabilidade de Funções Multivariáveis e Campos Vetoriais .....	27
2.4.4	Convexidade .....	30
2.4.5	Condições de Otimalidade .....	32
2.4.6	Principais Algoritmos de Otimização .....	37
2.4.7	Tratamento de Problemas de Otimização .....	40
2.5	Otimização e Engenharia de Reservatório .....	42
2.5.1	Contexto .....	42
2.5.2	Algoritmos de Gradiente Descendente .....	42
2.5.3	Algoritmos Meta-heurísticos .....	43
<b>3</b>	<b>Construção do Algoritmo <i>Smart Reservoir</i> com Utilização do MRST .....</b>	<b>44</b>
3.1	Introdução .....	44
3.2	<i>MATLAB Reservoir Simulation Toolbox</i> .....	44
3.3	Modelos de Reservatório Utilizados .....	45
3.3.1	<i>Egg Model</i> .....	46
3.3.2	Modelo SAIGUP .....	48
3.4	Função de Custo: NPV .....	49
3.5	Algoritmo <i>Smart Reservoir</i> .....	50
3.5.1	A Função NPV Modificada .....	50
3.5.2	Núcleo do Algoritmo .....	51
3.5.3	Métodos Adicionais .....	54
3.6	O <i>Smart Reservoir</i> e a Programação Paralela .....	54
<b>4</b>	<b>Execução e Resultados do Algoritmo <i>Smart Reservoir</i> .....</b>	<b>55</b>
4.1	Introdução .....	55
4.2	Execução Utilizando o <i>Egg Model</i> .....	55
4.3	Execução Utilizando o Modelo SAIGUP .....	62
4.4	Discussão dos Resultados .....	64
<b>5</b>	<b>Conclusões .....</b>	<b>68</b>
5.1	Conclusões do Trabalho .....	68
5.2	Sugestões para Trabalhos Futuros .....	69
	<b>REFERÊNCIAS BIBLIOGRÁFICAS .....</b>	<b>70</b>
	<b>APÊNDICES .....</b>	<b>72</b>
<b>A</b>	<b>Simulações dos Poços no <i>Egg Model</i>, Fase 1 .....</b>	<b>73</b>
<b>B</b>	<b>Simulações dos Poços no <i>Egg Model</i>, Fase 2 .....</b>	<b>74</b>
<b>C</b>	<b>Simulações dos Poços no <i>Egg Model</i>, Fase 3 .....</b>	<b>75</b>
<b>D</b>	<b>Simulações dos Poços no <i>Egg Model</i>, Fase 4 .....</b>	<b>76</b>

<b>E</b>	<b>Simulações dos Poços no Egg Model, Fase 5 .....</b>	<b>77</b>
<b>F</b>	<b>Simulações dos Poços no SAIGUP de Curto Prazo.....</b>	<b>78</b>
<b>G</b>	<b>Simulações dos Poços no SAIGUP de Longo Prazo .....</b>	<b>79</b>

# LISTA DE FIGURAS

2.1	Injeção periférica (ROSA, 2006, p. 565). ....	7
2.2	Injeção no topo (ROSA, 2006, p. 566). ....	7
2.3	Injeção na base (ROSA, 2006, p. 566). ....	8
2.4	Injeção em linha direta (ROSA, 2006, p. 567). ....	8
2.5	Injeção em linhas esconsas (ROSA, 2006, p. 567). ....	9
2.6	Malha <i>five-spot</i> (ROSA, 2006, p. 568). ....	9
2.7	Malha <i>seven-spot</i> (ROSA, 2006, p. 568). ....	9
2.8	Malha <i>nine-spot</i> (ROSA, 2006, p. 568). ....	10
2.9	Malha inversa <i>seven-spot</i> (ROSA, 2006, p. 569). ....	10
2.10	Malha inversa <i>nine-spot</i> (ROSA, 2006, p. 569). ....	11
2.11	Esquemas de redes de distribuição (ROSA, 2006, p. 657). ....	13
2.12	Tipos de completação de poços de injeção de água (ROSA, 2006, p. 658). ....	13
2.13	Teste <i>step rate</i> (ROSA, 2006, p. 660). ....	14
2.14	Esquema básico de desenvolvimento de um simulador numérico de reservatório (ROSA, 2006, p. 519).....	17
2.15	Exemplo de comparação de dados entre simuladores de vazão de água e de óleo de um modelo (JANSEN et al., 2014). ....	17
2.16	Aplicação de simuladores numéricos em reservatórios (ROSA, 2006, p. 522).....	21
2.17	Malha utilizada na simulação numérica de um reservatório (ROSA, 2006, p. 524).....	21
2.18	Etapas da simulação numérica de um reservatório (ROSA, 2006, p. 523) ....	22
2.19	Exemplo de algoritmo de gradiente descendente aplicado para NPV (ASHEIM, 1988).....	43
3.1	Exemplo de realização do <i>Egg Model</i> (JANSEN et al., 2014). ....	46
3.2	Vista de topo do <i>Egg Model</i> , evidenciando o posicionamento dos poços. ....	47
3.3	Modelo SAIGUP. ....	48
3.4	Estratégias de busca de solução (FORTALEZA, 2012). ....	52
4.1	Controle de pressão do <i>Egg Model</i> , fase 1 ....	57
4.2	NPVs resultantes do <i>Egg Model</i> , fase 1 ....	57
4.3	Controle de pressão do <i>Egg Model</i> , fase 2 ....	58
4.4	NPVs resultantes do <i>Egg Model</i> , fase 2 ....	58
4.5	Controle de pressão do <i>Egg Model</i> , fase 3 ....	59
4.6	NPVs resultantes do <i>Egg Model</i> , fase 3 ....	59
4.7	Controle de pressão do <i>Egg Model</i> , fase 4 ....	60

4.8	NPVs resultantes do <i>Egg Model</i> , fase 4 .....	60
4.9	Controle de pressão do <i>Egg Model</i> , fase 5 .....	61
4.10	NPVs resultantes do <i>Egg Model</i> , fase 5 .....	61
4.11	Controle de pressão do SAIGUP de longo prazo .....	63
4.12	NPVs resultantes do SAIGUP de longo prazo .....	63
4.13	Controle de pressão do SAIGUP de curto prazo .....	64
4.14	NPVs resultantes do SAIGUP de curto prazo .....	64
A.1	Vazões de óleo nos poços produtores do Egg Model, simulação 1 .....	73
A.2	Vazões de água nos poços produtores do Egg Model, simulação 1 .....	73
B.1	Vazões de óleo nos poços produtores do Egg Model, simulação 2 .....	74
B.2	Vazões de água nos poços produtores do Egg Model, simulação 2 .....	74
C.1	Vazões de óleo nos poços produtores do Egg Model, simulação 3 .....	75
C.2	Vazões de água nos poços produtores do Egg Model, simulação 3 .....	75
D.1	Vazões de óleo nos poços produtores do Egg Model, simulação 4 .....	76
D.2	Vazões de água nos poços produtores do Egg Model, simulação 4 .....	76
E.1	Vazões de óleo nos poços produtores do Egg Model, simulação 5 .....	77
E.2	Vazões de água nos poços produtores do Egg Model, simulação 5 .....	77
F.1	Vazões de óleo nos poços produtores do SAIGUP, curto prazo .....	78
F.2	Vazões de água nos poços produtores do SAIGUP, curto prazo .....	78
G.1	Vazões de óleo nos poços produtores do SAIGUP, longo prazo .....	79
G.2	Vazões de água nos poços produtores do SAIGUP, longo prazo .....	79

# LISTA DE TABELAS

3.1	Propriedades de rocha e fluidos do <i>Egg Model</i> (JANSEN et al., 2014). .....	47
4.1	Parâmetros iniciais do <i>Egg Model</i> para todas as simulações. ....	55
4.2	Constantes da taxa de variação utilizadas nas simulações envolvendo o <i>Egg Model</i> .....	56
4.3	Parâmetros para as simulações envolvendo SAIGUP. ....	62
4.4	Resultados de NPV e tempo para as simulações envolvendo o <i>Egg Model</i> .....	65
4.5	Resultados obtidos com o SAIGUP.....	67

# LISTA DE SÍMBOLOS

## Símbolos Latinos

$\mathbb{P}$	Problema de Otimização não-linear
$p$	Pressão
$q$	Fluxo/vazão
$\mathbb{R}$	Conjunto dos números reais
$\mathbb{R}^n$	Espaço euclidiano de dimensão $n$
$\mathbb{R}^{n \times n}$	Espaço das matrizes quadradas de ordem $n$ sobre os números reais
$s$	Saturação
$T$	Temperatura
$t$	Tempo
$V$	Volume
$\mathbb{Z}_+$	Conjunto dos números inteiros não negativos

## Símbolos Gregos

$\nabla$	Operador gradiente ou primeira derivada
$\nabla^2$	Segunda derivada
$\delta$	Pequena variação
$\mu$	Viscosidade
$\rho$	Massa específica

## Sobrescritos

$\cdot$	Variação temporal
$-$	Valor ótimo

## Subscritos

$g$	Gás
$o$	Óleo
$w$	Água

## Notações

$\mathcal{F}(\cdot)$	Conjunto viável (factível)
$H(\cdot)$	Matriz Hessiana
$\mathcal{I}(\cdot)$	Conjunto de Índices
$J(\cdot)$	Matriz Jacobiana
$tr[\cdot]$	Traço de uma matriz
$\mathbf{X}$	Representação de matriz
$\mathbf{x}$	Representação de variável em $\mathbb{R}^n$
$\mathbf{x}^{(n)}$	Iteração de variável

# LISTA DE ABREVIATURAS E ACROGRAMAS

BFGS	<i>Broydon-Fletcher-Goldfarb-Shanno</i>
BHP	<i>Bottom-Hole Pressure</i>
EOR	<i>Enhanced Oil Recovery</i>
FJ	<i>Fritz-John</i>
IOR	<i>Improved Oil Recovery</i>
KKT	<i>Karush-Kuhn-Tucker</i>
MATLAB	<i>Matrix Laboratory</i>
MRST	<i>MATLAB Reservoir Simulation Toolbox</i>
NPV	<i>Net-Present Value</i>
PSO	<i>Particle Swarm Optimization</i>
RAO	<i>Razão água/óleo</i>
SAIGUP	<i>Sensitivity Analysis of the Impact of Geological Uncertainties on Production</i>
SPMD	<i>Single Program, Multiple Data</i>
SQP	<i>Sequential Quadratic Programming</i>
ssStoSAG	<i>Singly-smoothed Stochastic Simplex Algorithm</i>
STB	<i>Stock Tank Barrel</i>



# **Capítulo 1**

## **Introdução**

### **1.1 Contextualização**

### **1.2 Definição do Problema**

### **1.3 Objetivos da Dissertação**

#### **1.3.1 Objetivo Geral**

#### **1.3.2 Objetivos Específicos**

### **1.4 Apresentação do Documento**

## Capítulo 2

# Fundamentação Teórica

### 2.1 Introdução

Este capítulo destina-se a apresentar os componentes teóricos que irão delinear o plano de fundo, a concepção e a implementação do *Smart Reservoir*. Inicialmente, são apresentados conceitos, aspectos operacionais e projetos de métodos convencionais de recuperação secundária de petróleo, a maioria presente em (ROSA, 2006) e (THOMAS, 2004); a seguir, é dada uma introdução aos aspectos de simulação numérica de reservatórios, tópico que norteia a própria implementação do algoritmo proposto nesta dissertação. Após a revisão dos conceitos de engenharia de reservatório, procede-se aos conceitos matemáticos básicos da teoria de otimização e os principais algoritmos presentes na literatura; esses podem ser encontrados, por exemplo, em (GULLER, 2010), (IZMAILOV; SOLODOV, 2005), (REKLAITIS, 1983) e (YANG, 2010). Finalmente, é apresentado o estado da arte no que concerne à aplicação dos métodos e algoritmos de otimização em problemas recorrentes na engenharia de reservatórios, como o de maximização de rendimento (operacional e econômico) da produção e posicionamento ótimo de poços, sejam de produção ou mesmo de injeção.

### 2.2 Métodos Convencionais de Recuperação Secundária

#### 2.2.1 Conceito e Contextualização da Recuperação Secundária

De acordo com Rosa, nas acumulações de petróleo há, na época de sua descoberta, uma dada quantidade de energia, chamada de *energia primária*, cuja grandeza é determinada pelo volume e pela natureza dos fluidos existentes no meio, além dos níveis de pressão e temperatura do reservatório. Quando se dá o processo de produção, parte dessa energia é dissipada por causa da descompressão dos fluidos do reservatório e das resistências que os mesmos encontram ao fluir em direção aos poços produtores — resistências associadas às forças viscosas e capilares presentes no meio poroso. A consequência dessa dissipação de energia primária resulta no decréscimo de pressão do reservatório em sua vida produtiva e, consequentemente, na redução da produtividade dos poços. A quantidade de óleo retirada utilizando-se unicamente a energia do reservatório é denominada *recuperação primária*.

De forma a se minorar os efeitos danosos da dissipação da energia primária, existem duas linhas de ação a serem consideradas:

- Reduzir as resistências viscosas e/ou capilares por meio de métodos especiais, como por exemplo aquecendo a jazida;
- Adicionar suplemento de energia secundária, artificialmente comunicada, através de injeção de fluidos em poços selecionados.

Quando se suplementa o reservatório com energia transferida artificialmente, ou se empregam meios de incrementar a eficiência da energia primária, a quantidade adicional de óleo produzida é chamada de *recuperação secundária*. Por extensão, todas as operações que conduzem à obtenção desse adicional de óleo também são denominadas recuperação secundária. Essas operações, atualmente, são implantadas em sua grande maioria o tão cedo quanto possível na vida do reservatório.

É importante ressaltar que há uma diferença entre recuperação secundária e métodos de elevação artificial e de estimulação de poços; estes não afetam diretamente as energias expulsivas do reservatório, embora sua aplicação concorra para economizá-las. As técnicas de elevação artificial e de estimulação de poços estão mais ligadas ao comportamento dos poços produtores do que ao comportamento do reservatório como um todo. Contudo, a linha divisória entre tais métodos e os métodos de recuperação secundária não é muito nítida — certos métodos de estimulação, como a injeção cíclica de vapor, são usualmente incluídos entre os métodos de recuperação secundária (ROSA, 2006).

Ainda segundo Rosa, há dois objetivos práticos básicos dos métodos de recuperação secundária:

- **Aumento da eficiência de recuperação** — A eficiência de recuperação primária é normalmente baixa; em alguns casos, dependendo das características do reservatório e dos fluidos, ela pode ser até nula. Em alguns casos, a eficiência de recuperação secundária pode passar de 60% em casos bem-sucedidos; contudo, o valor mais frequente dessa eficiência, nos métodos convencionais, se situa entre 30 e 50%.
- **Aceleração da produção** — O emprego dos métodos de recuperação secundária busca acelerar a produção ou ao menos reduzir a taxa de seu declínio natural. A aceleração da produção resulta em antecipação do fluxo de caixa; portanto, há o aumento de seu valor presente e uma consequente melhoria da economicidade da exploração do campo ou reservatório.

Além dos objetivos básicos de emprego da recuperação secundária, Rosa citam vários incentivos ao uso desses métodos, tais como: preço do petróleo; custos de exploração, desenvolvimento e produção; e avanços tecnológicos na área. Porém, destaca-se que apenas o uso dessas técnicas não é o suficiente para mitigar todos os males da produção de petróleo e do esgotamento das reservas; outras medidas podem e devem ser tomadas, simultaneamente, para aumentar a eficiência e a rentabilidade da produção, tais como:

- **Exploração de reservas não convencionais** — Xistos e folhelhos betuminosos, por exemplo, acumulam grandes quantidades de óleo. Várias dessas reservas já foram encontradas em regiões como

Athabasca, no Canadá, cinturão do Orinoco, na Venezuela, e o Colorado, nos Estados Unidos. O custo de produção nessas reservas é considerável, mas já se projetam meios tecnológicos para reduzir o mesmo. Entre outras reservas não convencionais de hidrocarbonetos, há a presença de gás natural em solução existente na água de aquíferos; embora a razão de solubilidade do gás natural na água normalmente seja pequena, o imenso volume dos aquíferos permitiria uma produção de grandes volumes desse gás. Uma outra reserva não convencional poderá ser o gás natural proveniente de hidratos localizados no fundo de oceanos e em regiões congeladas da Terra.

- **Estimulação de Poços** De acordo com Thomas, a estimulação de poços é um conjunto de atividades realizadas com o objetivo de aumentar o índice de produtividade ou injetividade do poço (THOMAS, 2004, p. 166). Os principais métodos de estimulação são: fraturamento hidráulico, em que se cria, através de uma ruptura na rocha-reservatório causada por um elevado gradiente de pressão, um caminho preferencial de alta condutividade, facilitando um fluxo de fluidos do reservatório ao poço (ou vice-versa); e acidificação, onde se injeta um ácido com pressão inferior à pressão de fraturamento da formação, visando remover danos da mesma. Tais métodos contribuem para a aceleração da produção e até, em alguns casos, o aumento da eficiência de recuperação. A aplicação de métodos de estimulação pode, inclusive, ser feita em campos submetidos a operações de recuperação secundária.
- **Uso de poços especiais** — Nas últimas décadas houve um incremento considerável no uso dos chamados *poços especiais*, que possuem como característica marcante a não-verticalidade. Segundo Thomas, esses poços são perfurados com várias finalidades, como: controlar um poço em *blowout* por meio de poços de alívio; atingir formações produtoras abaixo de locais inacessíveis, como rios, lagos, cidades, entre outros; desviar a trajetória do poço de acidentes geológicos, como domos salinos e falhas; perfurar vários poços de um mesmo ponto, como é o caso da produção em plataformas marítimas; e desviar poços que tiveram seu trecho final perdido por problemas operacionais (THOMAS, 2004, p. 106). O uso desses poços inclinados, horizontais, multilaterais, etc., pode aumentar a velocidade de drenagem do reservatório, ou seja, antecipar a produção, bem como aumentar a eficiência de recuperação através do aumento da eficiência de varrido, por exemplo.
- **Extração de líquidos de gás natural** — A produção de hidrocarbonetos líquidos pode ser aumentada pela instalação de plantas de gasolina natural e de unidades portáteis de extração de líquidos de gás natural.
- **Reestudo de áreas julgadas improdutivas ou antieconômicas** — Mesmo que as reservas mundiais de petróleo sejam limitadas, elas estão longe de terem sido totalmente exploradas; de fato, apenas uma pequena porcentagem da superfície do planeta foi inteiramente explorada. Seja na terra ou no fundo do mar, há ainda perspectivas notáveis fora das áreas hoje em produção; além disso, as estimativas do volume de óleo que ainda poderá ser descoberto são ainda vagas. É com essa perspectiva que a indústria pode medir as oportunidades que tem à frente no caso de esgotamento das áreas hoje em produção. Portanto, de um modo geral, deve-se pensar sempre na adoção das seguintes medidas, sem danos ao andamento das operações de recuperação secundária: estudar novas áreas; estudar formações mais profundas (o pré-sal é um exemplo); reestudar áreas consideradas esgotadas ou de produção antieconômica; e investir mais dinheiro, tempo e pessoal em treinamento e pesquisa, visando melhorar os métodos de exploração e produção existentes.

## 2.2.2 Classificação dos Métodos de Recuperação Secundária

Segundo Rosa, os métodos de recuperação de óleo visando suplementar a energia do reservatório, logo após a fase de recuperação primária, eram denominados, originalmente, métodos de recuperação secundária, enquanto que logo após essa fase de recuperação secundária eram empregados outros métodos, chamados de *recuperação terciária*. Os métodos eram então classificados de acordo com a sua cronologia de aplicação em determinado campo ou reservatório. Posteriormente, todos os métodos de recuperação aplicados com o objetivo de aumentar a eficiência de recuperação e/ou acelerar a produção em relação à produção primária passaram a ser denominados de recuperação secundária<sup>1</sup>.

Nas últimas décadas, a classificação dos métodos de recuperação secundária se deu em *métodos convencionais* (os antigos métodos de recuperação secundária) e *métodos especiais* (os antigos métodos de recuperação terciária), os últimos também conhecidos, na literatura inglesa, como métodos de *EOR* (*Enhanced Oil Recovery*) — esse termo, nos últimos anos, tem sido substituído pelo termo *IOR* (*Improved Oil Recovery*), cuja diferença, em relação ao *EOR*, reside no fato de que os métodos de *IOR* englobam, além dos métodos de *EOR*, quaisquer métodos ou técnicas não-convencionais ou modernas que possuam o objetivo de aumentar a produção e/ou acelerar a produção em relação à produção primária e/ou secundária<sup>2</sup>.

Em termos da classificação mais atual, são métodos convencionais de recuperação secundária os métodos de injeção de água e injeção imiscível de gás. Já os métodos especiais incluem, entre outros, a injeção miscível de gás, a injeção de vapor, a injeção de polímeros e a combustão *in situ*<sup>3</sup>.

## 2.2.3 Métodos Convencionais

Os dois tipos de métodos considerados convencionais, já citados, são os métodos de injeção imiscível de fluidos no reservatório, seja água ou gás. Segundo Eremin, o método de injeção de água é um dos mais utilizados devido à sua utilização também como método mantenedor da pressão no reservatório, além do fato da água ser um fluido acessível, consideravelmente barato e possuir propriedade de deslocamento específica (EREMIN; NAZAROVA, 2003). Já a injeção de imiscível de gás consiste em injeção de fluido gasoso, mas de forma que ele não se misture ao óleo, criando uma mistura bifásica (ROSA, 2006, p. 564).

Segundo Rosa, ao se escolher um projeto de injeção, deve-se levar em conta a escolha do esquema de injeção, isto é, da distribuição dos poços de injeção e de produção mais adequada ao reservatório de petróleo em estudo. Como o objetivo primordial da injeção é o aumento da recuperação de petróleo, deve-se tentar produzir esse volume adicional desejado utilizando-se esquemas em que os volumes de fluidos injetados sejam os menores possíveis e a produção do fluido injetado seja a menor possível. Por fim, devem ser observadas as características particulares do reservatório em estudo, como a existência de falhas, variações de permeabilidade, etc., além do aspecto econômico da produção (ROSA, 2006, p. 564); o aspecto econômico envolve estudo de custos relacionados à adoção do método de recuperação, como os custos de estudo, de perfuração de novos poços, da conversão de poços produtores em injetores, entre outros (LATIL, 1980).

---

<sup>1</sup>Ver (ROSA, 2006, p. 564).

<sup>2</sup>*Ibid.*, p. 564.

<sup>3</sup>*Ibid.*, p. 564. Uma abordagem sobre os métodos especiais pode ser encontrada em (ROSA, 2006, pp. 677-726)

De acordo com Latil, entre os métodos convencionais de injeção de fluidos, o de injeção de gás é mais indicado em casos de reservatórios com baixa razão gás-óleo — neste caso, seria necessária um grande volume de gás injetado para se criar a fase gasosa — ou de óleo saturado, desde que a permeabilidade à água seja suficientemente alta; já em casos de reservatórios com alta razão gás-óleo, a injeção imiscível de gás se torna um método que resulta em melhores índices de recuperação de óleo. Por fim, em casos de reservatórios heterogêneos com presença de água, a injeção de água é a mais recomendada (LATIL, 1980).

## 2.2.4 Esquemas de Injeção

Segundo Rosa, há vários tipos de esquemas de injeção, separados em dois grupos principais: os esquemas baseados na estrutura do reservatório (injeção periférica, no topo ou na base) ou baseados no modo como os poços são distribuídos (esquemas em malha) (ROSA, 2006, p. 564).

### 2.2.4.1 Esquemas baseados na Estrutura do Reservatório

Nos esquemas baseados na estrutura do reservatório, os poços de mesmo tipo (de injeção ou de produção) se concentram em determinadas áreas do reservatório. Em reservatórios de estrutura anticlinal, por exemplo, é mais utilizado o esquema de *injeção periférica*, mostrada na Figura 2.1. Neste caso, os poços produtores se concentram no centro do reservatório, enquanto que os injetores são situados na periferia do mesmo, justificando o nome do esquema<sup>4</sup>. A *injeção no topo* consiste em situar os poços injetores no topo do reservatório, enquanto os produtores são localizados na base (ver Figura 2.2); o fluido injetado, neste caso, é o gás. Por fim, a *injeção na base* considera os poços injetores na base do reservatório e os produtores no topo (ver Figura 2.3); o fluido injetado, neste caso, é a água. Vale notar que os esquemas de injeção no topo e na base podem ser combinados, e que, em determinado momento, os poços produtores podem ser convertidos em poços injetores. Rosa ainda destaca que, na verdade, essas diferentes maneiras de se fazer injeção não se classificam exatamente como *esquemas* de injeção, uma vez que a disposição dos poços não está previamente estabelecida, ou seja, não existem arranjos prefixados para a localização dos poços (ROSA, 2006, p. 566).

### 2.2.4.2 Esquemas de Injeção em Malha

Neste grupo, se situam esquema de injeção aplicados em reservatórios com grandes áreas e pequenas inclinações e espessuras; os poços tanto de um tipo quanto do outro estão uniformemente distribuídos em toda a área do reservatório. Neste caso, o fluido deslocante é injetado na própria zona de óleo, alterando-se drasticamente a distribuição de saturações e a movimentação natural dos fluidos no reservatório (ROSA, 2006, p. 567).

Dos tipos de injeção em malha, destacam-se as injeções em *linha direta* e em *linhas esconsas*, em que, os poços de produção e injeção são alternados em linhas, formando malhas normalmente retangulares; no caso das linhas esconsas, há uma defasagem entre as linhas de produtores e injetores. As Figuras 2.4 e 2.5 mostram, respectivamente, exemplos de esquemas de linha direta e linhas esconsas.

---

<sup>4</sup>Ver (ROSA, 2006, p. 565)

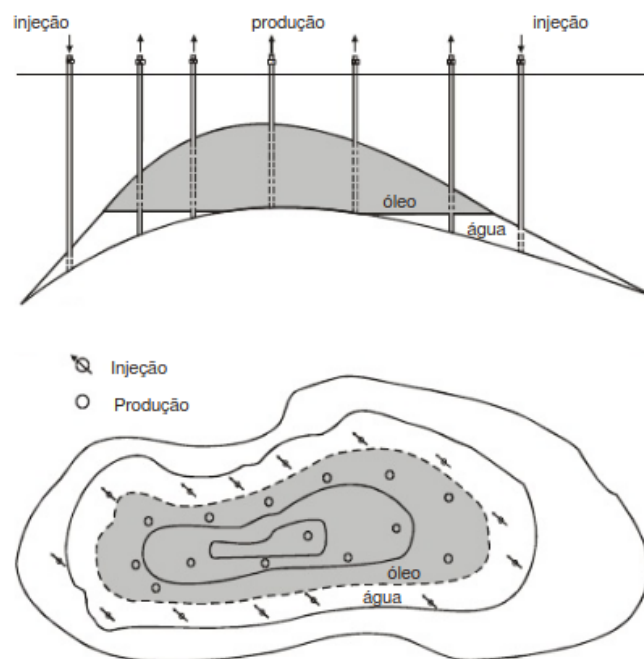


Figura 2.1: Injeção periférica (ROSA, 2006, p. 565).

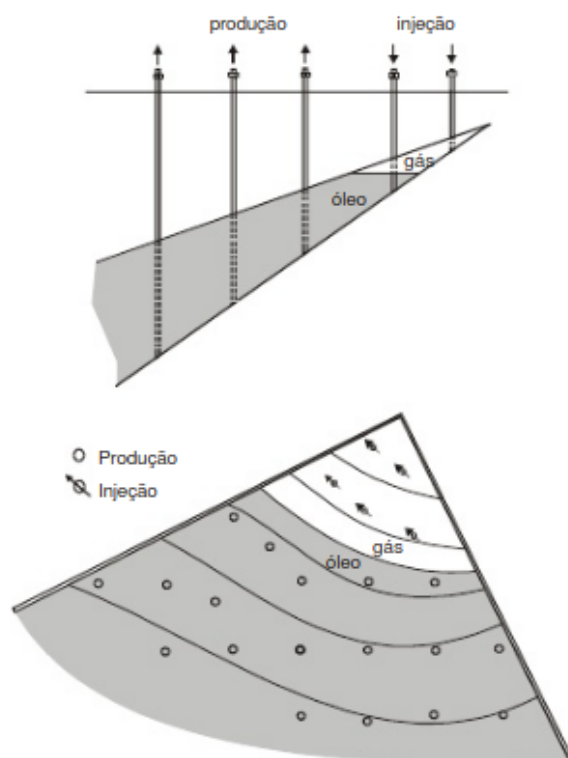


Figura 2.2: Injeção no topo (ROSA, 2006, p. 566).

Em alguns casos, os esquemas de malha em linhas diretas ou esconsas podem ser adaptados utilizando-se polígonos regulares como constituintes da malha; três exemplos deste tipo de caso são:

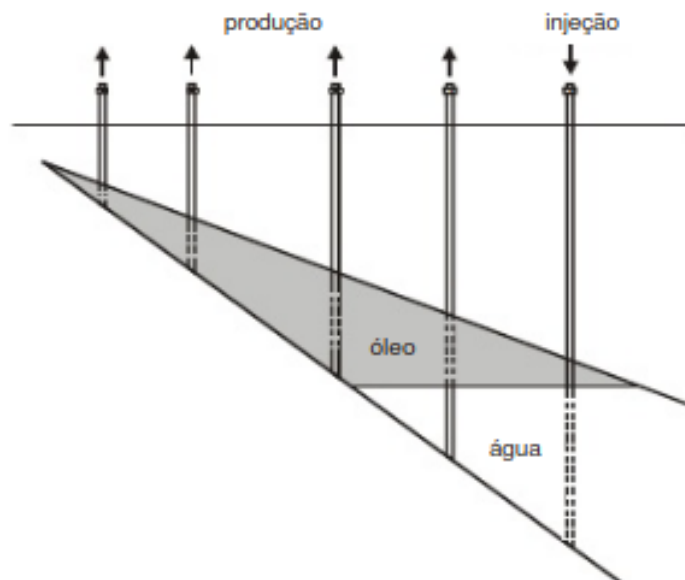


Figura 2.3: Injeção na base (ROSA, 2006, p. 566).



Figura 2.4: Injeção em linha direta (ROSA, 2006, p. 567).

- **Malha *five-spot*:** Neste caso, a malha é formada por linhas esconsas, formando um quadrado perfeito; um poço produtor é cercado por quatro injetores (ver Figura 2.6).
- **Malha *seven-spot*:** A malha considerada consiste em hexágonos regulares, em que um poço produtor é cercado por seis injetores (ver Figura 2.7); pode ser considerada um esquema de linhas esconsas, mas com alternância de dois injetores para cada produtor em cada linha.
- **Malha *nine-spot*:** Assim como a malha *five-spot*, é constituída por quadrados; porém, o esquema de injeção base pode ser visto como linhas diretas, em que há linhas só de injetores e linhas alternadas entre produtores e injetores; neste tipo de malha, cada poço produtor é cercado por oito poços injetores (ver Figura 2.8).

Os esquemas de injeção em malhas vistos nas Figuras 2.6, 2.7 e 2.8 consideram um poço produtor cercado de vários injetores; são consideradas, portanto, malhas de tipo *normal*. Contudo, as mesmas



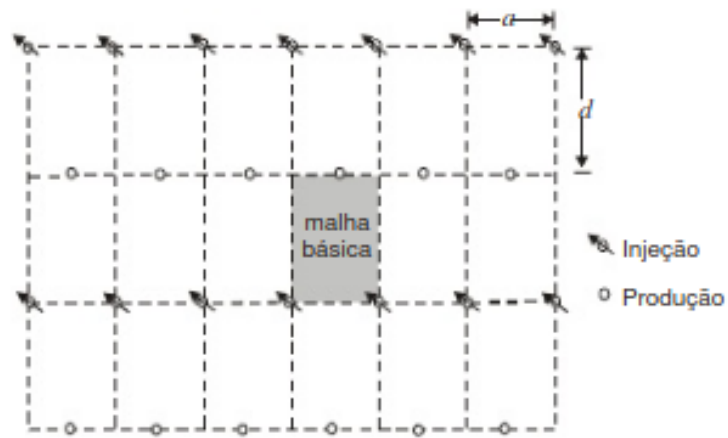


Figura 2.5: Injeção em linhas esconsas (ROSA, 2006, p. 567).

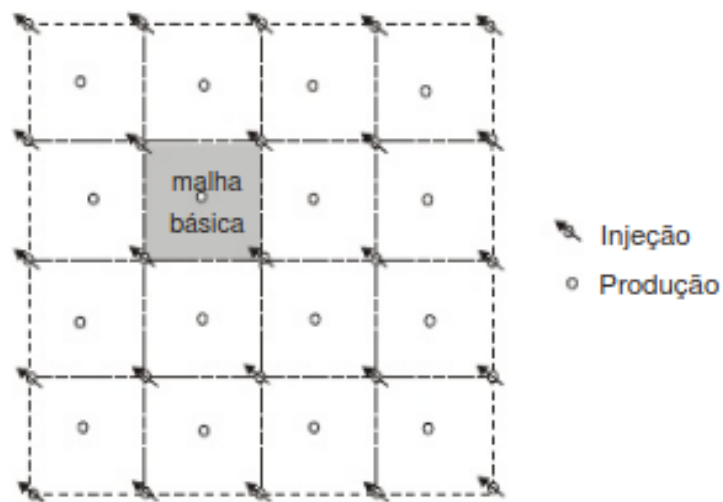


Figura 2.6: Malha *five-spot* (ROSA, 2006, p. 568).

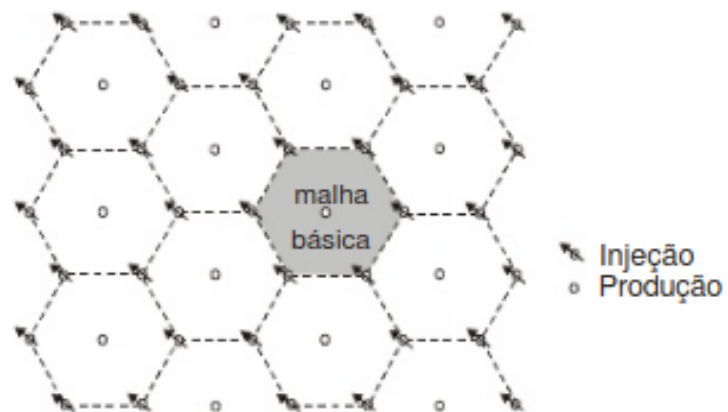


Figura 2.7: Malha *seven-spot* (ROSA, 2006, p. 568).

malhas podem também ser projetadas tomando-se em conta um poço injetor cercado por vários produtores; são as chamadas *malhas invertidas* ou *inversas* (ROSA, 2006, p. 569). As Figuras 2.9 e 2.10 mostram

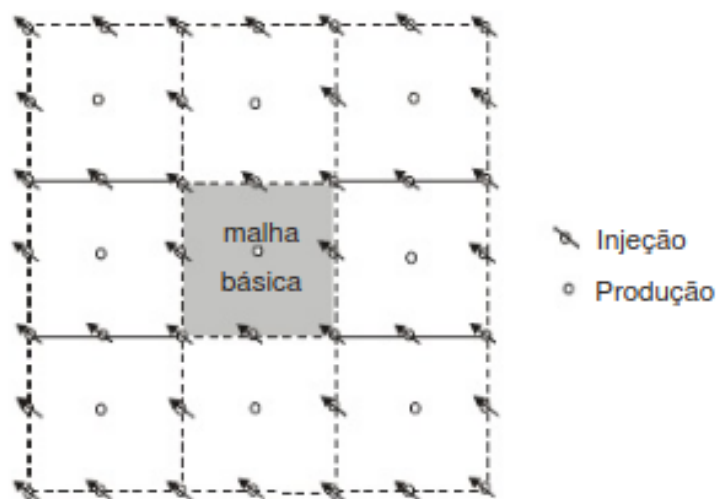


Figura 2.8: Malha *nine-spot* (ROSA, 2006, p. 568).

exemplos de malhas invertidas.

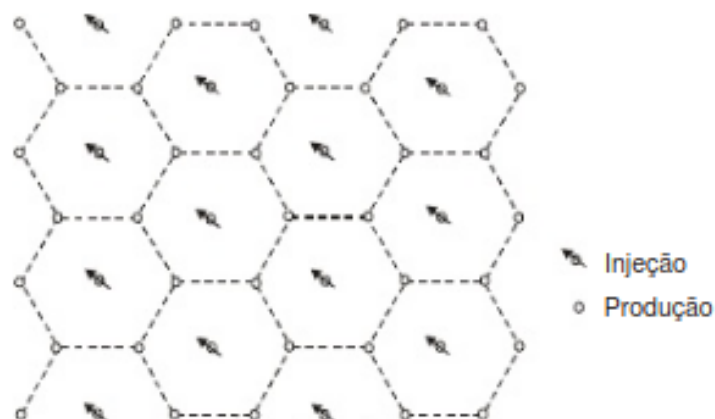


Figura 2.9: Malha inversa *seven-spot* (ROSA, 2006, p. 569).

### 2.2.5 Aspectos Operacionais da Injeção de Água

O método de recuperação secundária por injeção de água é ainda um dos mais utilizados; ela tem o objetivo de deslocar o óleo em direção aos poços produtores, aumentando assim a produção de petróleo em relação à recuperação primária.

A injeção de água no reservatório faz com que a saturação de água se eleve nas imediações dos poços injetores; esse aumento de saturação gera um banco de óleo cujo avanço se dá em direção aos poços produtores. Uma vez alcançando esses poços, o banco de óleo faz com que a produção de óleo aumente bruscamente.

Segundo Rosa, o período de tempo entre o início das operações e a chegada do óleo ao poço produtor é chamado de tempo de enchimento (“*fill up*”); posteriormente, a frente de avanço atinge o poço produtor, aumentando bruscamente a razão água/óleo (RAO), ocorrendo então o que se chama de erupção (“*breakth-*”).

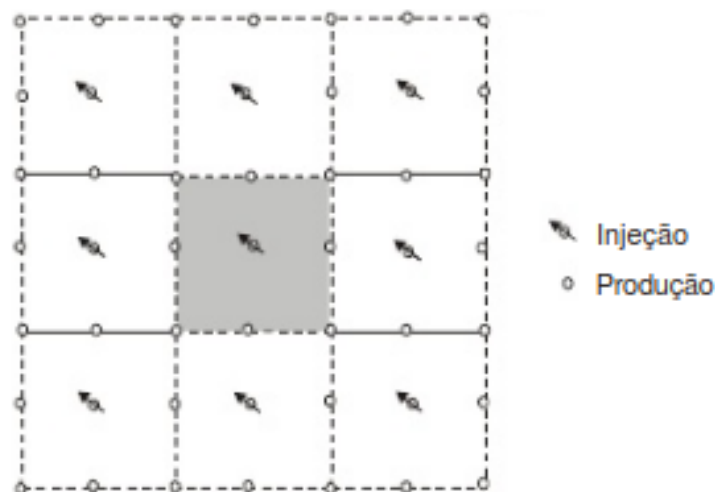


Figura 2.10: Malha inversa *nine-spot* (ROSA, 2006, p. 569).

*rough*”). Após a erupção, a RAO continua a crescer até atingir níveis que irão inviabilizar economicamente a produção do poço, o qual é fechado ou eventualmente transformado em poço injetor (ROSA, 2006).

#### 2.2.5.1 Fatores de Influência

Os projetos de injeção de água dependem não somente do objetivo de se obter uma melhor produção de petróleo; os fatores físicos do reservatório, por exemplo, também devem ser levados em conta na fase inicial do projeto. Os seguintes fatores ajudam a ditar parâmetros de um projeto de injeção de água<sup>5</sup> (como formato da malha de injeção, número de injetores, entre outros):

1. **Mecanismos de produção do reservatório:** A depender do mecanismo de produção, a quantidade de água a ser injetada varia; no caso de um influxo de água, por exemplo, será requerida uma menor vazão de injeção (ou essa vazão até poderá ser nula) para que a pressão do reservatório seja mantida. O balanço de materiais (diferença entre o volume que sai e o volume que é repostado pela natureza) irá determinar o volume e a vazão total que deverá ser repostada pela recuperação secundária. Já no caso do mecanismo de gás em solução, a quantidade de água injetada deve ser maior, pois a pressão tende a cair rapidamente, ou seja, a depleção do reservatório é mais rápida, acarretando urgência na adoção da recuperação secundária.
2. **Características da rocha:** Características como permeabilidade, porosidade, presença de finos, a argila do reservatório e sua composição química são determinantes em um projeto de injeção de água; de acordo com Eremin, por exemplo, caso haja uma incompatibilidade química entre a água injetada e o reservatório, haverá uma deposição de sais que, conseqüentemente, afetam a porosidade e a permeabilidade do reservatório, reduzindo a recuperação de óleo nos poços produtores (EREMIN; NAZAROVA, 2003).

<sup>5</sup>Ver (ROSA, 2006, pp. 652-653)

3. **Características dos fluidos:** Assim como nas características da rocha, deve-se haver uma compatibilidade química entre a água injetada e os fluidos do reservatório, de maneira a evitar a formação de precipitados; além disso, caso haja uma alta razão de mobilidades entre o óleo e a água, deve-se aumentar o número de poços injetores e diminuir a vazão dos mesmos, de maneira a evitar um “*breakthrough*” prematuro nos poços produtores.
4. **Profundidade do reservatório:** O gradiente máximo de pressão entre os poços injetores e o reservatório é diretamente influenciado pela sua profundidade, por esta ser proporcional às pressões de injeção e fraturamento do reservatório.
5. **Conformação estrutural do reservatório:** A depender da estrutura do reservatório, torna-se preferencial a adoção de esquemas de injeção específicos; o esquema de injeção periférica, por exemplo, é adequado para reservatórios muito inclinados, onde a segregação gravitacional dos fluidos é grande.

#### 2.2.5.2 Componentes Principais de um Sistema de Injeção

Vistos os fatores que influenciam um projeto de recuperação secundária por injeção de água, procede-se à descrição dos seus componentes<sup>6</sup> principais:

1. **Captação:** A captação do fluido injetado pode se dar de rios, lagos, mares, subsuperfície, água de produção ou até mesmo de outros campos de reservatórios.
2. **Adução:** Sistema de transporte água. Como lida com água não tratada, devem ser empregados materiais resistentes à agressividade da água para desenvolver esse sistemas. A redução de depósitos sólidos também deve ser considerada.
3. **Tancagem:** Sistema de armazenamento de água; a depender do tipo de captação da água, a tancagem de água bruta pode ser largamente utilizada ou até mesmo dispensada (como em casos de captação da água do mar). A tancagem de água potável, por outro lado, é necessária para armazenar reserva para determinados equipamentos, como por exemplo, água limpa para contra-lavagem dos filtros ou para refrigeração de bombas.
4. **Tratamento:** A água bruta a ser utilizada precisa ser tratada, de maneira a ser propriamente injetada; os dois principais métodos utilizados de tratamento são a retirada de sólidos e o controle bacteriológico, já que as bactérias tendem a consumir o petróleo, por este ser composto majoritariamente de matéria orgânica.
5. **Conjunto motor-bomba:** Responsável pelo fornecimento de energia para a água se deslocar em direção ao reservatório com a vazão desejada. Dois tipos de bombas são normalmente utilizados: bombas centrífugas, em sistemas de pressão mais baixa, e bombas alternativas (deslocamento positivo) em sistemas de alta pressão.
6. **Rede de distribuição:** Integra a estação de injeção de água, um sistema adutor e os poços de injeção. Há dois tipos, apresentados na Figura 2.11: a rede de distribuição em marcha (“espinha de peixe”) e a centralizada através de “*manifolds*” (“pé de galinha”).

---

<sup>6</sup>Ver (ROSA, 2006, pp. 653-659)

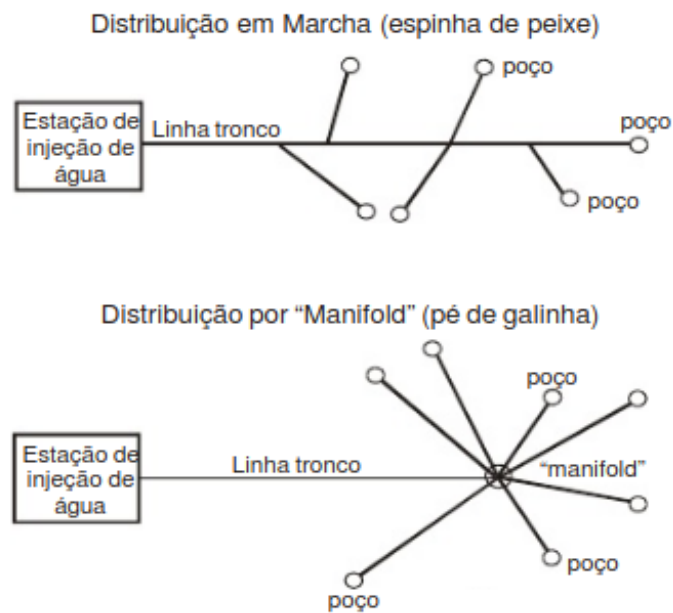


Figura 2.11: Esquemas de redes de distribuição (ROSA, 2006, p. 657).

7. **Poços de injeção:** A maioria dos poços injetores são, na verdade, antigos poços produtores convertidos ou recompletados para injeção; há até mesmo casos em que o mesmo poço comporta uma zona produtora e outra injetora. Alguns tipos de completação de poços injetores são apresentados na Figura 2.12.

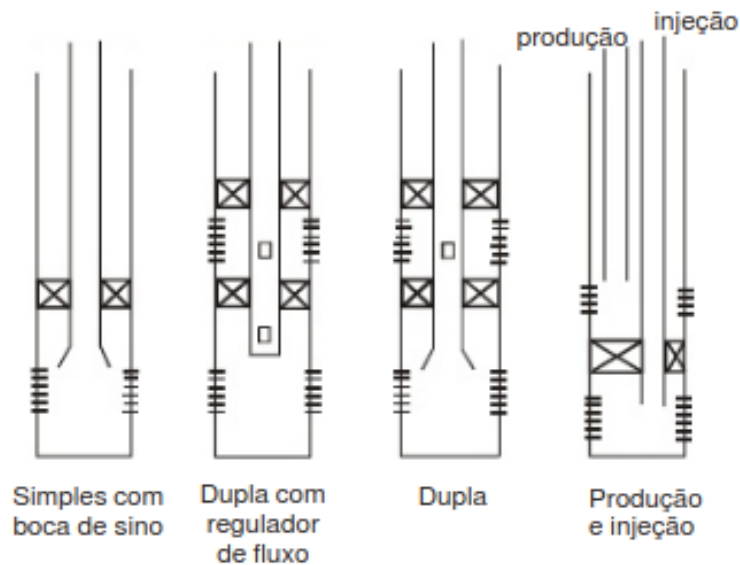


Figura 2.12: Tipos de completação de poços de injeção de água (ROSA, 2006, p. 658).

8. **Poços de captação:** Normalmente, são antigos poços produtores de óleo, recompletados (recanhoneados) em zonas produtoras de água. Apesar de serem poços previamente abandonados, são poços problemáticos, devido às altas vazões de fluido com sais dissolvidos, tais poços produzem areia, diminuindo a vida útil dos equipamentos.
9. **Poços de “dump-flood”:** São os sistemas mais simples de injeção de água, consistindo simplesmente

em poços simultaneamente produtores e injetores de água, isto é, produzem água na zona superior e injetam diretamente, por gravidade, na zona inferior. A operação desse tipo de poço é muito simples, mas o acompanhamento somente é possível através de perfilagens periódicas com o chamado medidor de fluxo contínuo (“*continuous flow meter*”) ou com perfilagem radiativa.

### 2.2.5.3 Controle e Acompanhamento

De maneira a se acompanhar satisfatoriamente um projeto de injeção de água, não se deve apenas controlar os valores de vazão, mantendo-as nas cotas estabelecidas; tal controle, segundo Rosa, seria suficiente se as formações fossem homogêneas e as suas condições de permeabilidade e pressão se mantivessem inalteradas ao longo do tempo. Sabe-se, contudo, que isso é praticamente impossível de ocorrer, devendo-se portanto realizar testes periódicos para que possam ser identificadas situações indesejadas como, por exemplo, dano à formação e má distribuição da água (ROSA, 2006, p. 659). Algumas estratégias de controle e acompanhamento são apresentadas a seguir<sup>7</sup>:

1. **Testes:** Há vários tipos de testes para acompanhamento dos poços de injeção de água; entre eles o teste de injeção, que busca acompanhar a vazão e a pressão de injeção, fornecendo uma primeira ideia do comportamento do poço; o teste de *fall-off*, que avalia se a formação está danificada, estimulada ou se está em sua condição original; e o teste *step rate*, que, ao realizar a injeção com pressões variadas, obtém valores distintos de vazões; com esses dados, é possível construir um gráfico da vazão em função da pressão, conforme ilustra a Figura 2.13.

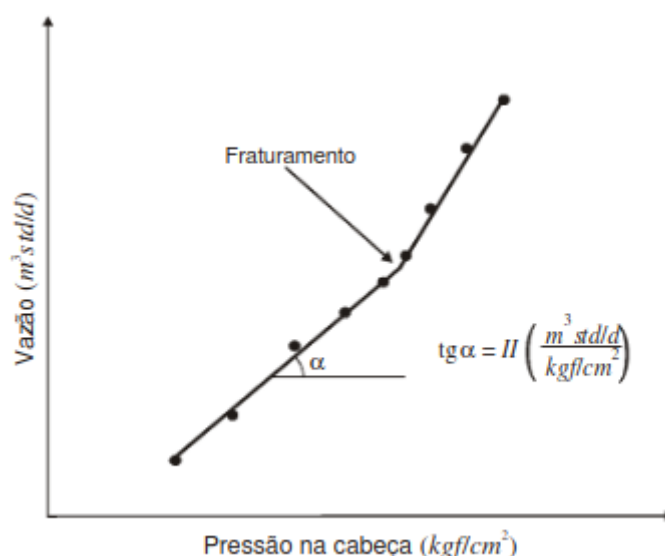


Figura 2.13: Teste *step rate* (ROSA, 2006, p. 660).

2. **Índice de injetividade:** Similar ao índice de produtividade para poços produtores, esse índice pode indicar, se calculado periodicamente, a causa do decréscimo de vazão durante os primeiros estágios

<sup>7</sup>Ver (ROSA, 2006, pp. 660-662)

de injeção de um poço; esse índice pode ser estimado a partir de testes de injeção, *fall-off* ou *step rate*.

3. **Perfil de Injetividade:** Destina-se à investigação da distribuição de água através da formação, uma vez que a presença de fraturas naturais ou induzidas, zonas de alta permeabilidade devidas à heterogeneidade do reservatório, etc., podem provocar uma erupção precoce de água de injeção nos poços produtores, prejudicando a eficiência de varrido e, conseqüentemente, a produção. Deste modo, com a correção de eventuais anomalias, consegue-se aumentar a recuperação de óleo e reduzir a produção de água, logo reduzindo-se os gastos com tratamento químico, principalmente.

#### 2.2.5.4 Principais Problemas

Alguns dos principais problemas envolvendo a injeção de água são relacionados, além do aspecto econômico, também aos aspectos físico-químicos do fluido injetado e do reservatório. Um problema notável é a corrosão metálica em sistemas de injeção, particularmente em casos de águas com elevada salinidade e gases dissolvidos como oxigênio, sulfeto de hidrogênio e dióxido de carbono. Rosa apresenta alguns efeitos físicos-químicos diretamente relacionados ao fenômeno da corrosão metálica (ROSA, 2006, pp. 662-663):

1. **Efeitos da composição da água:** Além da presença de gases dissolvidos ser um importante fator na corrosão metálica, a própria condutividade da água é diretamente proporcional à sua corrosividade.
2. **Efeitos de variáveis físicas:** A temperatura, a pressão e a velocidade da água são fatores determinantes para sua corrosividade; a temperatura, por exemplo, aumenta drasticamente a corrosão quando elevada em sistemas fechados. Porém, em sistemas abertos, a corrosão aumenta com a temperatura aumenta até certo ponto, passando a diminuir por conta da liberação rápida dos gases dissolvidos. A pressão é determinante para alterar reações químicas; nos sistemas de injeção de água, ela influi diretamente na solubilidade dos gases em solução, variando a taxa de corrosão. Por fim, a velocidade da água, ao ser elevada, acarreta em uma taxa de corrosão maior; porém, águas paradas ou de baixa vazão podem provocar a decantação de sólidos em suspensão nos equipamentos de injeção.

Um outro problema relevante em sistemas de injeção de água tem a ver com a formação, devido aos componentes dissolvidos na água e outros fatores, de depósitos salinos nos equipamentos. Em quase todas as águas, por exemplo, há a presença de sais de cálcio e magnésio, cuja deposição é a menos danosa, por ser facilmente remediada. Já a presença de compostos ferrosos conduzem à corrosão galvânica; a presença de sulfetos é a mais danosa, pois, além da corrosão, provoca abrasão por atrito nas tubulações. Um outro efeito danoso dos sulfetos é a ocorrência de sérios danos à formação, podendo ocasionar o tamponamento total da mesma.

Outros tipos de sais que se depositam nos sistemas de injeção de água e reservatórios são os sais de bário. Estes causam danos à formação irreversíveis, pois o sulfato de bário, por exemplo, é insolúvel em ácidos, que normalmente são utilizados para lidar com depósitos salinos; neste caso, uma das medidas para evitar essa deposição é impedir a formação do sulfato de bário a partir do uso de inibidores químicos. Por fim, outro tipo de deposição em sistemas de injeção é a sílica, que, além de formar deposições, pode

auxiliar no tamponamento de linhas por outros precipitados ou até mesmo ser aglutinada pelo óleo residual da água produzida. Neste caso, é empregado ácido fluorídrico para dissolvê-la<sup>8</sup>.

## 2.3 Simulação Numérica de Reservatórios

A simulação numérica de um reservatório é, segundo Peaceman, é o processo de inferência do comportamento do reservatório real dada a performance obtida de um modelo do mesmo, matemático ou físico (em escala laboratorial). Um modelo matemático de reservatório pode ser enxergado como um conjunto de equações diferenciais parciais, juntamente com as condições de contorno adequadas, que podem ser utilizadas para descrever satisfatoriamente os processos físicos importantes que ocorrem no sistema real.

Os processos que ocorrem em um reservatório são basicamente transporte de fluidos e transferência de massa; até três fases imiscíveis (óleo, gás e água) fluem simultaneamente, enquanto que o transporte de massa se dá entre as fases (notadamente entre o óleo e o gás). A gravidade, a capilaridade e as forças viscosas são também importantes no processo de vazão dos fluidos (PEACEMAN, 1977).

Segundo Rosa, a primeira etapa de uma simulação numérica é formular o problema físico a ser representado matematicamente; em seguida são feitas suposições e simplificações compatíveis com o grau de sofisticação esperado do modelo, levando-se à formulação das equações matemáticas que descrevem o problema desejado, considerando-se as hipóteses adotadas. O passo seguinte é a resolução das equações e análise da solução obtida; posteriormente, a validade do simulador é verificada através da calibração com uma solução existente — por exemplo, comparam-se os resultados obtidos do simulador numérico com soluções analíticas, resultados reais ou com resultados obtidos de modelos físicos de laboratório (dados experimentais). Caso o simulador seja considerado válido, o mesmo estará pronto para ser utilizado na simulação do fenômeno desejado; caso contrário, volta-se para um novo ciclo em que são revistas as hipóteses adotadas ou até a conceituação do modelo físico (ROSA, 2006, p. 520). A Figura 2.14 esquematiza um desenvolvimento básico de um simulador numérico qualquer, enquanto que a Figura 2.15 mostra uma comparação de resultados entre diferentes simuladores existentes, exemplificando o uso da calibração com soluções já obtidas para se validar um simulador de reservatório.

---

<sup>8</sup>Todos esses problemas de deposição de sais são explicados em (ROSA, 2006, p. 664).



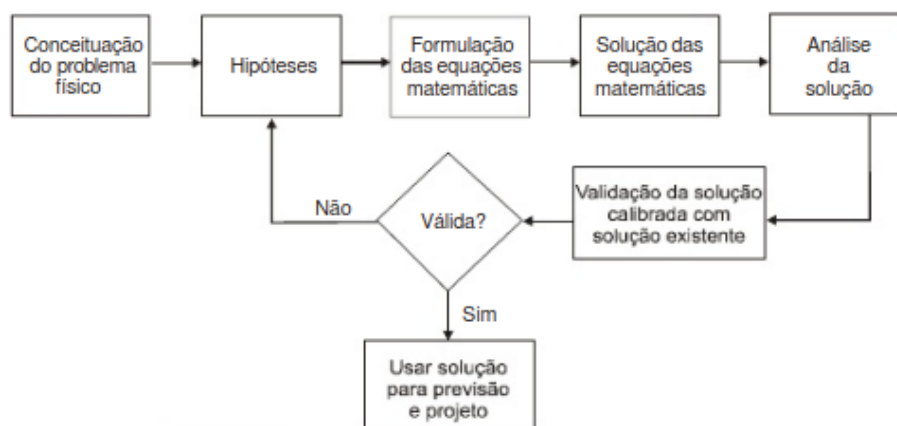


Figura 2.14: Esquema básico de desenvolvimento de um simulador numérico de reservatório (ROSA, 2006, p. 519).

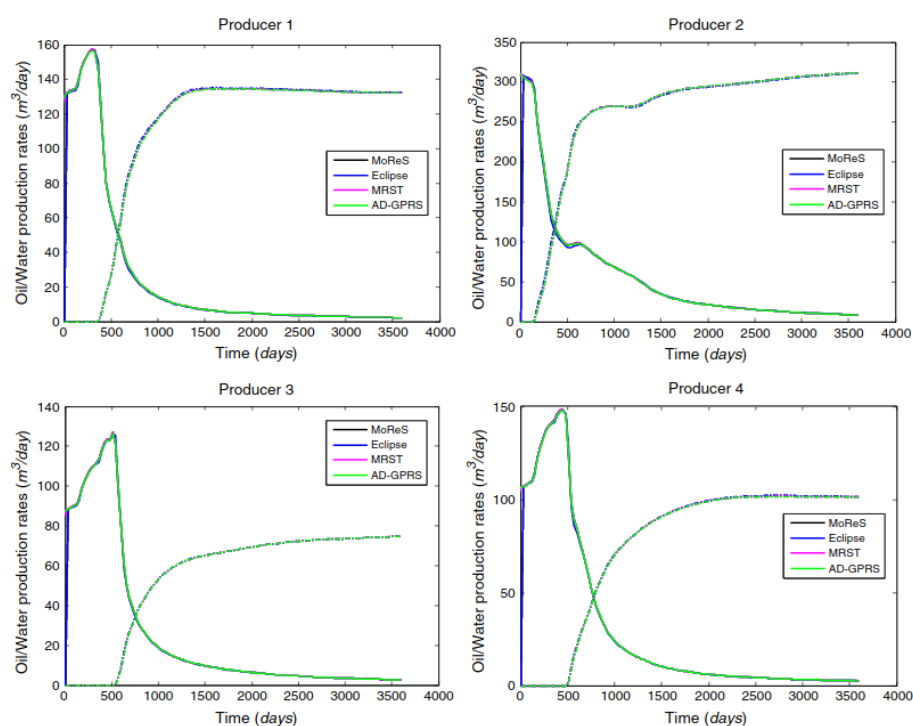


Figura 2.15: Exemplo de comparação de dados entre simuladores de vazão de água e de óleo de um modelo (JANSEN et al., 2014).

### 2.3.1 Leis Físicas Consideradas

No caso de um simulador de reservatórios, as seguintes leis físicas básicas normalmente são consideradas, dependendo do tipo de simulador<sup>9</sup>:

- Lei da conservação de massa;

<sup>9</sup>Ver (ROSA, 2006, p. 520)

- Lei da conservação de energia;
- Lei da conservação de “momentum” (Segunda Lei de Newton):

$$\sum F = \frac{\partial M}{\partial t}, \quad (2.3.1)$$

onde  $F$  representa uma força e  $M = mv$  o “momentum”, com  $m$  sendo a massa e  $v$  a velocidade.

Além das leis básicas da física, faz-se necessário o uso de várias leis, dependendo do simulador, que governam o comportamento dos fluidos envolvidos e a propriedade do reservatório estudado, apresentadas nas subseções a seguir<sup>10</sup>. Combinado-se as equações correspondentes às leis básicas, obtém-se uma equação diferencial parcial que rege o comportamento das variáveis dependentes em função das variáveis independentes e dos parâmetros do sistema. Como normalmente a equação obtida é não-linear, ela é, consequentemente, é resolvida por métodos numéricos; daí a nomenclatura *simulação numérica de reservatórios*.

### 2.3.1.1 Fenômenos de Transporte

**Teorema 2.3.1.1 (Lei de Darcy)** *Na Lei de Darcy, ou lei do fluxo “laminar” ou Darcyano, a velocidade do fluxo viscoso de um fluido em meio poroso é dada por*

$$v_s = -\frac{k_s}{\mu} \frac{\partial \Phi}{\partial s}, \quad (2.3.2)$$

onde  $k$  é a permeabilidade efetiva do meio ao fluido considerado,  $\mu$  é a viscosidade do fluido,  $\Phi$  é o potencial de fluxo e  $s$  é a trajetória de fluxo.

**Teorema 2.3.1.2 (Lei de Forchheimer)** *Também conhecida como lei do fluxo “turbulento” ou não-Darcyano, é utilizada para fluxos turbulentos, notadamente de gás; o gradiente de pressão é dado por*

$$-\frac{dp}{ds} = \frac{\mu}{k_s} v_s - \beta \rho v_s^2, \quad (2.3.3)$$

onde  $\rho$  é a massa específica do fluido e  $\beta$  é o coeficiente de resistência inercial ou de fluxo não-Darcyano.

**Teorema 2.3.1.3 (Lei de Fourier)** *Durante um fenômeno de transporte de calor por condução, o fluxo de calor é dado por*

$$q_s = -k' \frac{\partial T}{\partial s}, \quad (2.3.4)$$

em que  $k'$  é a condutividade térmica do meio e  $T$  é a temperatura.

**Teorema 2.3.1.4 (Convecção)** *O fluxo de calor no caso de transporte por convecção é dado por*

$$q_s = c_p v_s (T - T_0), \quad (2.3.5)$$

onde  $c_p$  é a capacidade calorífica do fluido à pressão constante,  $v$  a velocidade do fluido e  $T_0$  uma temperatura de referência.

<sup>10</sup>Os teoremas apresentados se encontram em (ROSA, 2006, pp. 520-522)

### 2.3.1.2 Equações de Estado

As principais equações de estado envolvidas na simulação do comportamento de um reservatório de petróleo são as que lidam com fluidos (líquidos ou gasosos) e rochas porosas. No caso de fluidos líquidos, tem-se a seguinte definição:

**Definição 2.3.1.5** *A compressibilidade isotérmica de um fluido é dada por*

$$c = -\frac{1}{V} \frac{\partial V}{\partial p} = \frac{1}{\rho} \frac{\partial \rho}{\partial p}, \quad (2.3.6)$$

em que  $V$  é o volume,  $p$  é a pressão e  $\rho$  é a massa específica do fluido. Há algumas relações especiais para situações particulares:

- Líquidos de compressibilidade constante:  $\rho = \rho_0 e^{c(p-p_0)}$ .
- Líquidos de compressibilidade constante e pequena:  $\rho = \rho_0 [1 + c(p - p_0)]$ .

Quando se trata de estudar o estado de um gás, se aplica a lei dos gases:

$$\rho = \frac{pM}{ZRT}. \quad (2.3.7)$$

A Equação (2.3.7) pode ser aplicada tanto no caso de um gás real quanto de um gás ideal; nela,  $\rho$  é a massa específica do gás,  $p$  é a pressão,  $M$  é a massa molecular,  $R$  é a constante universal dos gases,  $T$  é a temperatura e  $Z$  é o fator de compressibilidade do gás; no caso de um gás ideal, tem-se  $Z = 1$ .

Por fim, para se representar o comportamento da rocha, utiliza-se a equação da chamada compressibilidade efetiva:

$$c_f = \frac{1}{\phi} \frac{\partial \phi}{\partial p}, \quad (2.3.8)$$

onde  $c_f$  é a compressibilidade efetiva da formação e  $\phi$ , sua porosidade.

Além das leis até aqui citadas, cabe ressaltar que outras podem ser utilizadas em caso de simulações de fenômenos específicos, como injeção de vapor, injeção de polímeros, além de outros métodos empregados na produção de petróleo.

### 2.3.2 Tipos de Simuladores

Segundo Rosa, os simuladores de reservatórios podem ser classificados em função de três critérios básicos: o tratamento matemático utilizado, o número de dimensões consideradas e o número de fases admitidas. Em relação à matemática do simulador, os simuladores podem ser classificados em:

- **Modelo Beta ou volumétrico:** é também conhecido como *black oil*; nesse modelo, são consideradas as funções de pressão e da temperatura do reservatório. Além disso, cada fase presente no reservatório (água, óleo e/ou gás) é admitida como constituída por apenas um componente, mesmo que, na prática, o óleo seja composto por vários hidrocarbonetos, além de impurezas.

- **Modelo composicional:** Além de considerar a pressão e a temperatura do reservatório, também se admite as composições das diversas fases que estejam presentes no meio poroso. Ao contrário do *black oil*, por exemplo, o óleo passa a ser tratado pelos seus vários hidrocarbonetos de que é composto, tais como  $C_1$ ,  $C_2$ ,  $C_3$ , etc. Porém, como o número de componentes no óleo é grande, alguns hidrocarbonetos são agrupados nos chamados *pseudocomponentes*; a utilização dessa abordagem reduz o tempo computacional necessário ao modelo, uma vez que um tratamento mais rigoroso poderia tornar impraticável a simulação composicional.
- **Modelo térmico:** é utilizado quando é necessário considerar os efeitos de variações térmica no interior do reservatório — por exemplo, quando se estuda a aplicação de métodos térmicos de recuperação secundária, como injeção de vapor, injeção de água quente ou combustão *in situ*. Como os modelos térmicos tratam situações complexas, eles são necessariamente composicionais.

Quanto ao número de dimensões, os simuladores são classificados de acordo com o número de dimensões nas quais se admite fluxo. Neste sentido, eles podem ser classificados em *unidimensionais* (Figura ...), *bidimensionais* (Figura ...) e *tridimensionais* (Figura ...). Por fim, os simuladores numéricos podem ser classificados de acordo com o número de fases: *monofásicos*, caso haja apenas uma fase (no caso de água, se trata de um aquífero); *bifásicos*, quando há duas fases presentes (água e óleo, no caso de reservatórios de óleo, ou água e gás, nos reservatórios de gás); e *trifásicos*, no caso da existência de três fases (água, óleo e gás)<sup>11</sup>.

é importante que, ao se escolher um simulador numérico para se resolver problemas de engenharia de reservatório, se considere vários fatores, a saber: o tipo de estudo a ser feito, tipo e características do reservatório e dos fluidos presentes, quantidade e qualidade dos dados, o detalhamento necessário do estudo e os recursos computacionais disponíveis (ROSA, 2006, p. 519). Por exemplo, é impraticável o uso de modelos composicionais em computadores cuja capacidade seja comparável a um computador pessoal de alto desempenho, devido à complexidade dos cálculos envolvidos. Por outro lado, por sua simplicidade, um modelo *black oil* poderia ser considerado, respeitando-se ao máximo as características do reservatório estudado.

### 2.3.3 Uso de Simuladores Numéricos para Estudos de Reservatórios

O uso de simuladores numéricos torna possível analisar o comportamento de um reservatório ao longo do tempo, dado um esquema de produção. Dessa forma, pode-se obter, por exemplo, as condições ótimas de produção, além de se determinar como a injeção de diferentes tipos de fluidos ou outros métodos de EOR afetam o sistema simulado, determinar o efeito da localização dos poços na recuperação de óleo e/ou gás e analisar a influência de diferentes vazões de produção e/ou injeção. O simulador obtém seus resultados de informações de natureza geológica, propriedades da rocha e dos fluidos presentes no meio poroso, históricos de produção (vazões e/ou produções acumuladas de óleo e água) e de pressão, e outras informações a respeito dos poços de petróleo, assim como as características de completação (ROSA, 2006, pp. 522–523). A Figura 2.16 ilustra a aplicação de simuladores numéricos para engenharia de reservatórios.

<sup>11</sup> A classificação dos modelos de simulação podem ser encontradas em (ROSA, 2006, pp. 517–519)

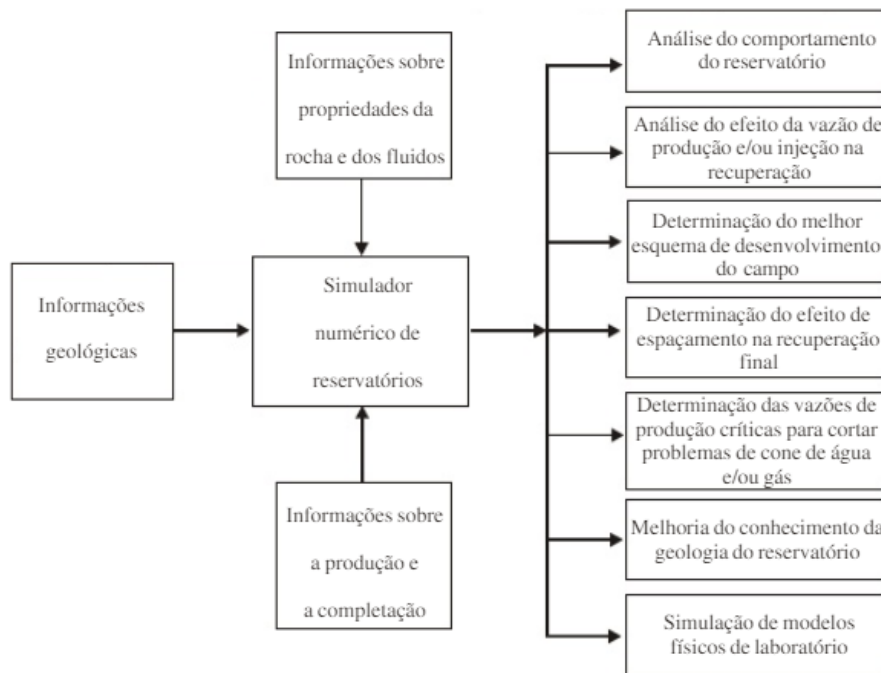


Figura 2.16: Aplicação de simuladores numéricos em reservatórios (ROSA, 2006, p. 522)

As etapas normalmente seguidas durante a simulação numérica de um reservatório são <sup>12</sup>:

1. **Coleta e preparação dos dados:** é a fase de armazenamento e interpretação de todos os dados cabíveis ao problema, sejam eles geológicos, propriedades da rocha e dos fluidos, entre outros. Quanto maiores a quantidade e a qualidade desses dados, mais confiável será a simulação.
2. **Preparação do modelo numérico:** Ocorre logo após a tomada dos dados. Inicialmente, é feito o *lançamento do grid ou malha*, onde é construída uma malha para se transpor as informações necessárias para o modelo. Logo, é feita a divisão do reservatório em várias células, cada uma funcionando como um reservatório menor, conforme mostra a Figura 2.17.

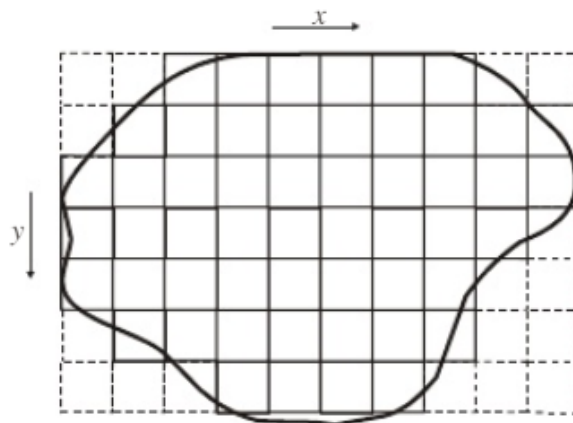


Figura 2.17: Malha utilizada na simulação numérica de um reservatório (ROSA, 2006, p. 524)

<sup>12</sup>Ver (ROSA, 2006, pp. 523–524).

3. **Ajuste de histórico:** O objetivo desta etapa é calibrar o modelo numérico com o reservatório real a partir dos melhores dados disponíveis referentes aos históricos de produção e de pressão. O ajuste de histórico é um cálculo do comportamento passado do reservatório e a consequente comparação com o histórico do campo ou do mesmo reservatório. Se a concordância não é satisfatória, são necessários ajustes nos dados até se obter resultados adequados. De todo modo, a importância de se obter um bom ajuste de histórico reside no fato de que o modelo poderá ser utilizado para se efetuar previsões confiáveis em relação ao seu comportamento futuro.
4. **Extrapolação:** Uma vez que o ajuste de histórico é realizado, procede-se à fase de extrapolção, isto é, a previsão de comportamento futuro do modelo. Podem ser impostas vazões e pressões para todos os poços, condições dessas vazões, entre outros. Essa etapa permite avaliar vários esquemas de produção, e seus resultados podem ser utilizados em avaliações econômicas, tornando possível decidir pelo esquema ótimo de produção.

Todas as etapas de simulação numérica de reservatórios estão resumidos na Figura 2.18.

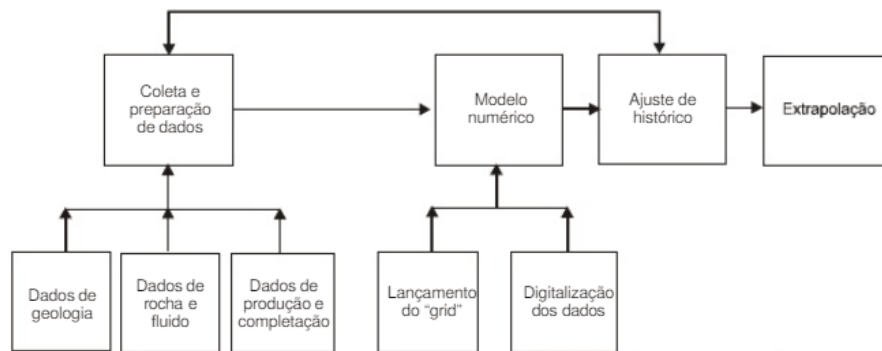


Figura 2.18: Etapas da simulação numérica de um reservatório (ROSA, 2006, p. 523)

## 2.4 Conceitos de Otimização

### 2.4.1 Definições e Fatos Básicos

Antes de se proceder à análise do problema estudado, fazem-se necessários alguns conceitos básicos da área de otimização e álgebra linear. A presente seção apresenta algumas definições que serão importantes ao percorrer da análise de convexidade e de problemas de otimização. Primeiramente, são dadas algumas definições sobre vetores e matrizes, conforme Aguirre (AGUIRRE, 2015):

**Definição 2.4.1.1** Dadas duas variáveis  $\mathbf{x} \in \mathbb{R}^n$  e  $\mathbf{y} \in \mathbb{R}^n$ , o produto interno entre  $\mathbf{x}$  e  $\mathbf{y}$  é dado por  $\langle \mathbf{x}, \mathbf{y} \rangle = \mathbf{x}^T \mathbf{y} = \mathbf{y}^T \mathbf{x}$ . Caso este produto seja nulo, os vetores são ditos ortogonais.

**Definição 2.4.1.2** Uma matriz  $\mathbf{A} \in \mathbb{R}^{n \times n}$  é dita semidefinida positiva se  $\mathbf{x}^T \mathbf{A} \mathbf{x} \geq 0, \forall \mathbf{x} \neq \mathbf{0}, \mathbf{x} \in \mathbb{R}^n$ . No caso de desigualdade estrita, a matriz  $\mathbf{A}$  é dita definida positiva.

**Definição 2.4.1.3** Uma matriz  $\mathbf{A} \in \mathbb{R}^{n \times n}$  é dita *semidefinida negativa* se  $\mathbf{x}^T \mathbf{A} \mathbf{x} \leq 0, \forall \mathbf{x} \neq \mathbf{0}, \mathbf{x} \in \mathbb{R}^n$ . No caso de desigualdade estrita, a matriz  $\mathbf{A}$  é dita *definida negativa*.

**Definição 2.4.1.4** Uma matriz  $\mathbf{A} \in \mathbb{R}^{n \times n}$  é dita *indefinida* se ela não for semidefinida positiva nem semidefinida negativa.

Uma última definição básica de álgebra linear se refere ao conceito de normas de vetores e matrizes, de acordo com Yang (YANG, 2010):

**Definição 2.4.1.5** Seja  $\mathbf{v} \in \mathbb{R}^n$ . A  $p$ -norma ou  $\ell_p$ -norma de  $v$  é dada por

$$\|\mathbf{v}\|_p = \left( \sum_{i=1}^n |v_i|^p \right)^{\frac{1}{p}}, \quad p \in \mathbb{Z}_+ - \{0\}. \quad (2.4.1)$$

Algumas propriedades elementares da norma vetorial devem ser satisfeitas para todo valor de  $p$ , entre as quais:

- (a)  $\|\mathbf{v}\| \geq 0, \forall \mathbf{v}$ ;
- (b)  $\|\mathbf{v}\| = 0 \Rightarrow \mathbf{v} = \mathbf{0}$ ;
- (c)  $\|\alpha \mathbf{v}\| = |\alpha| \|\mathbf{v}\|, \forall \alpha \in \mathbb{R}$ ;
- (d)  $\|\mathbf{u} + \mathbf{v}\| \leq \|\mathbf{u}\| + \|\mathbf{v}\|$  (Desigualdade triangular).

Algumas normas vetoriais comuns são calculadas tomando-se (2.4.1) com  $p = 1$  e  $p = 2$ , sendo a 2-norma de  $\mathbf{v}$  também conhecida como *norma euclidiana*, ou *comprimento* de  $\mathbf{v}$ . Neste caso, a norma de  $v$  também pode ser escrita como

$$\|\mathbf{v}\|_2 = \sqrt{\mathbf{v}^T \mathbf{v}}. \quad (2.4.2)$$

Um caso especial de norma vetorial ocorre quando  $p = \infty$ ; a  $\ell_\infty$ -norma, ou *norma de Chebyshev* de  $\mathbf{v}$ , é dada por

$$\|\mathbf{v}\|_p = v_{max} = \max_{1 \leq i \leq n} |v_i|. \quad (2.4.3)$$

**Definição 2.4.1.6** Dada uma matriz  $\mathbf{A} \in \mathbb{R}^{m \times n}$  qualquer, a sua  $p$ -norma, analogamente à Definição 2.4.1.5, pode ser escrita como

$$\|\mathbf{A}\|_p = \left( \sum_{i=1}^m \sum_{j=1}^n |a_{ij}|^p \right)^{\frac{1}{p}}, \quad p \in \mathbb{Z}_+ - \{0\}. \quad (2.4.4)$$

Um caso especial da norma matricial ocorre quando se aplica a Equação (2.4.4) com  $p = 2$ ; tal norma é denominada *norma de Frobenius* de  $\mathbf{A}$ . Outras normas matriciais populares são tidas como a máxima soma de linhas ou de colunas da matriz ( $\|\mathbf{A}\|_1$  e  $\|\mathbf{A}\|_\infty$ , respectivamente). Deve-se destacar também que todas as propriedades básicas satisfeitas para a norma vetorial devem ser verdadeiras também para a norma matricial.

Outros conceitos básicos a serem apresentados são pertencentes à área de otimização. Izmailov e Solodov (IZMAILOV; SOLODOV, 2005) trazem o conceito elementar de problema de otimização e mínimo (ou máximo) de uma função:

**Definição 2.4.1.7** *Sejam um conjunto  $D \subset \mathbb{R}^n$  e uma função  $f : D \rightarrow \mathbb{R}$ . O problema de se encontrar um minimizador de  $f$  em  $D$  é escrito como*

$$\min f(\mathbf{x}) \text{ sujeito a } \mathbf{x} \in D. \quad (2.4.5)$$

A função  $f$  é denominada função objetivo; o conjunto  $D$  é o conjunto viável do problema, ou conjunto de restrições — seus pontos serão chamados de pontos viáveis. Normalmente, o conjunto de restrições  $D$  pode ser definido como

$$D = \{\mathbf{x} \in \Omega \mid h(\mathbf{x}) = 0, g(\mathbf{x}) < 0\} \quad (2.4.6)$$

em que  $\Omega$  é o conjunto de restrições diretas do problema ( $\Omega \subset \mathbb{R}^n$ ),  $h : \Omega \rightarrow \mathbb{R}^l$  e  $g : \Omega \rightarrow \mathbb{R}^m$  são as  $l \in \mathbb{Z}_+$  restrições de igualdade e  $m \in \mathbb{Z}_+$  restrições de desigualdade (também denominadas restrições funcionais). Caso  $D = \mathbb{R}^n$ , o problema é dito de otimização irrestrita; em caso contrário, se trata de problema com restrições.

**Definição 2.4.1.8** *Um problema de maximização pode ser escrito como*

$$\max f(\mathbf{x}) \text{ sujeito a } \mathbf{x} \in D. \quad (2.4.7)$$

Nota-se que o problema (2.4.7) pode ser reescrito como um problema de minimização equivalente:

$$\min -f(\mathbf{x}) \text{ sujeito a } \mathbf{x} \in D.$$

Visto que resolver um problema de maximização não exige técnicas substancialmente diferentes de um problema de minimização, uma vez que um pode ser reescrito como o outro, serão considerados a partir dessa seção problemas de minimização.

Antes de se prosseguir com os conceitos de minimizador e valor ótimo, são necessários os conceitos de supremo, ínfimo, máximos e mínimos de um conjunto. A definição a seguir é encontrada em Yang (YANG, 2010):

**Definição 2.4.1.9** *Dado um conjunto  $S \in \mathbb{R}$ , o número  $u$  é denominado limite superior de  $S$  se  $u \geq x$ ,  $\forall x \in S$ . Por consequência, o número  $\beta$  é denominado supremo de  $S$  se  $\beta$  é o menor dos limites superiores  $u$  de  $S$  ( $\beta \leq u$ ,  $\forall u$ ). O supremo de  $S$  pode ser denotado por*

$$\beta \equiv \sup_{x \in S} x \equiv \sup S \equiv \sup(S). \quad (2.4.8)$$

Caso  $\beta \in S$ , pode-se dizer que  $\beta$  é o valor máximo de  $S$ , ou seja,

$$\beta \equiv \max S \equiv \max(S). \quad (2.4.9)$$

De maneira análoga, o número  $l$  é denominado limite inferior de  $S$  se  $l \leq x$ ,  $\forall x \in S$ . Por consequên-



cia, o número  $\alpha$  é denominado *ínfimo* de  $S$  se  $\alpha$  é o maior dos limites inferiores  $l$  de  $S$  ( $\alpha \geq l, \forall l$ ). O *ínfimo* de  $S$  pode ser denotado por

$$\alpha \equiv \inf_{x \in S} x \equiv \inf S \equiv \inf(S). \quad (2.4.10)$$

Caso  $\alpha \in S$ , pode-se dizer que  $\alpha$  é o valor mínimo de  $S$ , ou seja,

$$\alpha \equiv \min S \equiv \min(S). \quad (2.4.11)$$

Algumas propriedades básicas sobre ínfimos e supremos são apresentadas a seguir, de acordo com Yang (YANG, 2010):

$$\inf Q = -\sup(-Q), \quad (2.4.12)$$

$$\sup_{p \in P, q \in Q} (p + q) = \sup(P) + \sup(Q), \quad (2.4.13)$$

$$\sup_{x \in S} (f(x) + g(x)) \leq \sup_{x \in S} (f(x)) + \sup_{x \in S} (g(x)). \quad (2.4.14)$$

Vale notar que os conceitos de supremo e ínfimo apresentados não estendem a conjuntos não-limitados; por exemplo, seja o conjunto  $S = [2, +\infty)$ . Verifica-se que, de acordo com a Definição 2.4.1.9,  $\inf S = 2$ , mas o supremo não existe, ou seja,  $\sup S \rightarrow +\infty$ . Por este exemplo, conclui-se que ínfimos ou supremos podem não existir em conjuntos não limitados; portanto, para contornar este fato, faz-se a definição de uma extensão dos números reais (YANG, 2010):

$$\bar{\mathbb{R}} = \mathbb{R} \cup \{\pm\infty\}. \quad (2.4.15)$$

Considerando-se a Equação (2.4.15) e que  $\sup(\emptyset) = -\infty$ , para qualquer subconjunto de  $\bar{\mathbb{R}}$ , o supremo e ínfimo sempre existirão, supondo-se  $\sup \mathbb{R} = +\infty$  e  $\inf \mathbb{R} = -\infty$ .

De posse das definições até aqui dadas, é possível definir os conceitos de minimizador e valor ótimo de uma função. As definições a seguir são dadas por Izmailov e Solodov (IZMAILOV; SOLODOV, 2005):

**Definição 2.4.1.10** *Dado o problema (2.4.5), diz-se que um ponto  $\bar{\mathbf{x}} \in D$  é*

(a) *minimizador global de (2.4.5), se*

$$f(\bar{\mathbf{x}}) \leq f(\mathbf{x}) \quad \forall \mathbf{x} \in D; \quad (2.4.16)$$

(b) *minimizador local de (2.4.5), se existe uma vizinhança  $U$  de  $\bar{\mathbf{x}}$  tal que*

$$f(\bar{\mathbf{x}}) \leq f(\mathbf{x}) \quad \forall \mathbf{x} \in D \cap U, \quad (2.4.17)$$

*ou, de forma análoga,*

$$\exists \epsilon > 0 \bullet f(\bar{\mathbf{x}}) \leq f(\mathbf{x}) \quad \forall \mathbf{x} \in \{\mathbf{x} \in D \mid \|\mathbf{x} - \bar{\mathbf{x}}\| \leq \epsilon\}. \quad (2.4.18)$$

Observa-se que todo minimizador global é também local, mas não de forma recíproca. Se, para  $\mathbf{x} \neq$

$\bar{x}$ , a desigualdade (2.4.16) ou (2.4.17) é estrita,  $\bar{x}$  é chamado de *minimizador estrito* (global ou local, respectivamente).

**Definição 2.4.1.11** Seja  $\bar{v} \in [-\infty, +\infty)$  definido por

$$\bar{v} = \inf_{\mathbf{x} \in D} f(\mathbf{x}); \quad (2.4.19)$$

neste caso,  $\bar{v}$  é denominado valor ótimo do problema (2.4.5).

## 2.4.2 Diferenciabilidade de Funções Escalares

A maioria dos algoritmos de otimização e conceitos associados empregam conceitos de diferenciação de funções. Esses conceitos aparecem principalmente no estudo de condições de otimalidade, visto que a análise das derivadas de uma função em um ponto pode, por exemplo, confirmar ou não sua natureza como minimizador (ou maximizador) de uma função.

Inicialmente, serão apresentados conceitos de continuidade e diferenciação básicos para uma função escalar (monovariável), isto é,  $f : D \rightarrow \mathbb{R}$ ,  $D \subset \mathbb{R}$ .

**Definição 2.4.2.1** <sup>13</sup> Uma função escalar  $f(x)$  é considerada contínua em um ponto  $c \in \mathbb{R}$  se:

- (a)  $f$  é definida em  $c$  ( $\exists f(c)$ );
- (b)  $\exists \lim_{x \rightarrow c} f(x)$ ;
- (c)  $\lim_{x \rightarrow c} f(x) = f(c)$ .

Diz-se que  $f(x)$  é contínua se ela satisfaz as propriedades da Definição 2.4.2.1 em todos os pontos de seu domínio. Caso ela seja contínua em intervalos separados do seu domínio, diz-se que  $f(x)$  é *contínua por partes*.

**Definição 2.4.2.2** <sup>14</sup> Dizemos que a derivada de  $f(x)$  escalar em relação a  $x$  é equivalente ao limite

$$\frac{d}{dx} f(x) \equiv \frac{df}{dx} \equiv f'(x) = \lim_{h \rightarrow 0} \frac{f(x+h) - f(x)}{h}, \quad (2.4.20)$$

desde que tal limite exista.

Caso  $f$  possua derivada no ponto  $x$ , diz-se que  $f$  é *diferenciável* em  $x$ ; se  $f$  possui derivada em todos os pontos de seu domínio, diz-se simplesmente que  $f$  é diferenciável.

Vale ressaltar que a derivada possui algumas propriedades elementares, mostradas a seguir (será utilizada simplesmente a notação  $f'$  como redução de  $f'(x)$ ):

- (a)  $(f \pm g)' = f' \pm g'$ ;

---

<sup>13</sup>Ver (THOMAS, 2009a), p. 120

<sup>14</sup>*Ibid.*, p. 145

- (b)  $(fg)' = fg' + f'g$ ;
- (c)  $\left(\frac{f}{g}\right)' = \frac{f'g - fg'}{g^2}$ ;
- (d) (Regra da Cadeia)  $(f \circ g)' \equiv f'(g) = f'(g)g' \equiv (f' \circ g)g'$  <sup>15</sup>

Em cursos introdutórios de cálculo, geralmente são apresentados conceitos relativos a testes de sinais de derivadas de uma função  $f(x)$  qualquer de maneira a se encontrar pontos especiais, os *pontos críticos* ou *estacionários* e sua natureza. Será visto nas Seções seguintes que esse estudo no fundo é uma aplicação específica das condições de otimalidade em problemas sem restrição; a seguir, os conceitos de continuidade e diferenciação serão estendidos de forma a abranger funções de várias variáveis e também funções multiobjetivo, ou campos vetoriais.

### 2.4.3 Diferenciabilidade de Funções Multivariáveis e Campos Vetoriais

Antes de se proceder à análise de funções que possuem domínio ou contradomínio (ou ambos) multidimensionais, será feita uma diferenciação conceitual entre funções multivariáveis e campos vetoriais (funções multiobjetivo):

**Definição 2.4.3.1** Uma aplicação  $f(\mathbf{x}) : A \rightarrow B$ ,  $A \subset \mathbb{R}^n$  é denominada *função multivariável* se seu contradomínio é subconjunto dos números reais, isto é,  $B \subset \mathbb{R}$ .

**Definição 2.4.3.2** Uma aplicação  $\mathbf{F}(\mathbf{x}) : A \rightarrow B$ ,  $A \subset \mathbb{R}^n$  é denominada *campo vetorial* (ou *função multiobjetivo*) se seu contradomínio é subconjunto de um espaço euclidiano de dimensão  $m > 1$ , isto é,  $B \subset \mathbb{R}^m$ .

O conceito de continuidade, nesses casos, pode ser visto como uma extensão da Definição 2.4.2.1 <sup>16</sup>; porém, o conceito de diferenciabilidade deve ser largamente estendido, pois agora, ao contrário do caso escalar, o número de direções possíveis é infinito. Em casos em que essas direções correspondem aos vetores da base canônica do espaço do domínio ( $\mathbf{e}_i = (0, \dots, 1, \dots, 0)$  com o elemento não-nulo na  $i$ -ésima posição), as derivadas de uma função vetorial nessas direções são conhecidas como *derivadas parciais*.

**Definição 2.4.3.3** <sup>17</sup> Dizemos que a derivada parcial de  $f(\mathbf{x})$  em relação à componente  $x_i$  é equivalente ao limite

$$\frac{\partial}{\partial x_i} f(\mathbf{x}) \equiv \frac{\partial f}{\partial x} \equiv f_{x_i}(\mathbf{x}) = \lim_{h \rightarrow 0} \frac{f(x_1, \dots, x_i + h, \dots, x_n) - f(\mathbf{x})}{h}, \quad (2.4.21)$$

desde que tal limite exista.

Quando todas as derivadas parciais de uma função  $f(\mathbf{x})$  existem, o *gradiente* de  $f$  é dado, por definição, como

$$\nabla f := \left( \frac{\partial f}{\partial x_1}, \frac{\partial f}{\partial x_2}, \dots, \frac{\partial f}{\partial x_n} \right) \quad (2.4.22)$$

<sup>15</sup>Uma prova dessa regra se encontra em (THOMAS, 2009a), p. 246

<sup>16</sup>Ver (THOMAS, 2009b), p. 301

<sup>17</sup>Adaptado de (THOMAS, 2009b), p. 308

A principal diferença entre funções com domínio multidimensional e as escalares reside no fato de que o número de direções possíveis não é finito; como as derivadas parciais apenas consideram as direções da base do espaço, um novo conceito de derivada é necessário. Para tanto, seja o vetor  $\mathbf{d} \in \mathbb{R}^n$  definido como

$$\mathbf{d} = (d_1, d_2, \dots, d_n) = \sum_{i=1}^n d_i \mathbf{e}_i$$

com  $\mathbf{e}_i$  sendo o  $i$ -ésimo vetor de coordenadas, conceito já discutido anteriormente. Esse vetor  $\mathbf{d}$  pode ser entendido como uma *direção* em  $\mathbb{R}^n$ . A definição a seguir de derivada direcional se encontra em Guller (GULLER, 2010):

**Definição 2.4.3.4** A derivada direcional de  $f$  em um ponto  $\mathbf{x}$  de seu domínio na direção  $\mathbf{d} \in \mathbb{R}^n$  é dada por

$$f'(\mathbf{x}; \mathbf{d}) = \lim_{t \searrow 0} \frac{f(\mathbf{x} + t\mathbf{d}) - f(\mathbf{x})}{t}, \quad (2.4.23)$$

desde que o limite exista à medida que  $t \geq 0$  se aproxima de 0.

Guller ainda destaca que, além do fato de que  $f'(\mathbf{x}; \alpha\mathbf{d}) = \alpha f'(\mathbf{x}; \mathbf{d})$  para  $\alpha \geq 0$ , a derivada direcional pode ser calculada como mostrado a seguir, se  $f'(\mathbf{x}; -\mathbf{d}) = -f'(\mathbf{x}; \mathbf{d})$ :

$$f'(\mathbf{x}; \mathbf{d}) = \lim_{t \rightarrow 0} \frac{f(\mathbf{x} + t\mathbf{d}) - f(\mathbf{x})}{t}.$$

Fica claro que, quando a direção  $\mathbf{d}$  equivale a algum vetor de coordenadas de  $\mathbb{R}^n$ , como  $\mathbf{e}_i$ , aplicar a Definição 2.4.3.4 implica em calcular a derivada parcial de  $f$  na coordenada  $x_i$ , ou seja,

$$f'(\mathbf{x}; \mathbf{e}_i) \equiv \frac{\partial f}{\partial x_i}.$$

Com isso, permite-se concluir que a noção de derivada direcional é uma generalização da derivada parcial para qualquer direção.

Antes de se prosseguir com a análise de diferenciação de funções multivariáveis e campos vetoriais, faz-se necessário apresentar uma notação que será utilizada posteriormente, a *notação de Landau* (“o” pequeno):

**Definição 2.4.3.5 (Notação de Landau)** <sup>18</sup> Segundo a notação de Landau, um vetor pode ser chamado  $o(\mathbf{h}) \in \mathbb{R}^n$  se

$$\lim_{\mathbf{h} \rightarrow \mathbf{0}} \frac{\|o(\mathbf{h})\|}{\|\mathbf{h}\|} = 0.$$

**Definição 2.4.3.6** <sup>19</sup> Uma função  $f : U \subseteq \mathbb{R}^n \rightarrow \mathbb{R}$  é dita *Gâteaux diferenciável* em  $\mathbf{x} \in U$  se a derivada direcional  $f'(\mathbf{x}; \mathbf{d})$  existe para toda direção  $\mathbf{d} \in \mathbb{R}^n$  e é uma função linear de  $\mathbf{d}$ .

Pela definição de diferenciabilidade de Gâteaux e utilizando a definição de direção, a derivada de Gâteaux

---

<sup>18</sup>Ver (GULLER, 2010), p. 6

<sup>19</sup>*Ibid.*

aux pode ser calculada como

$$f'(\mathbf{x}; \mathbf{d}) = f'(\mathbf{x}; \sum_{i=1}^n d_i \mathbf{e}_i) = \sum_{i=1}^n d_i f'(\mathbf{x}; \mathbf{e}_i) = \sum_{i=1}^n d_i \frac{\partial f}{\partial x_i} = \langle \mathbf{d}, \nabla f \rangle = \mathbf{d}^T \nabla f. \quad (2.4.24)$$

**Definição 2.4.3.7** <sup>20</sup> Uma função  $f : U \subseteq \mathbb{R}^n \rightarrow \mathbb{R}$  é dita *Fréchet diferenciável* em  $\mathbf{x} \in U$  se existe uma função linear  $\ell : \mathbb{R}^n \rightarrow \mathbb{R}$ ,  $\ell(\mathbf{x}) = \mathbf{l}^T \mathbf{x}$ , tal que

$$\lim_{\|\mathbf{h}\| \rightarrow 0} \frac{f(\mathbf{x} + \mathbf{h}) - f(\mathbf{x}) - \mathbf{l}^T \mathbf{h}}{\|\mathbf{h}\|} = 0.$$

Dizer que uma função  $f$  é Fréchet diferenciável em  $\mathbf{x}$  equivale a dizer que

$$f(\mathbf{x} + \mathbf{h}) = f(\mathbf{x}) + \mathbf{l}^T \mathbf{h} + o(\mathbf{h}) \quad (2.4.25)$$

Dois fatos importantes podem ser retirados da Equação (2.4.25); o primeiro é que, se tomarmos o limite quando  $\mathbf{h} \rightarrow \mathbf{0}$ , tem-se que  $\lim_{\mathbf{h} \rightarrow \mathbf{0}} f(\mathbf{x} + \mathbf{h}) = f(\mathbf{x})$ ; isto equivale a dizer que, se  $f$  é Fréchet diferenciável em  $\mathbf{x}$ , ela é contínua nesse ponto. O outro fato a ser analisado pressupõe que  $\mathbf{l}$  pode ser escolhido como  $\nabla f$ ; neste caso, aplicando-se também a Definição 2.4.1.1, (2.4.25) se torna

$$f(\mathbf{x} + \mathbf{h}) = f(\mathbf{x}) + \mathbf{h}^T \nabla f + o(\mathbf{h}). \quad (2.4.26)$$

Claramente, de acordo com a Equação 2.4.24, o segundo termo é a derivada de Gâteaux de  $f$  em  $\mathbf{x}$  na direção  $\mathbf{h}$ . Portanto,  $f$  Fréchet diferenciável em  $\mathbf{x}$  implica em  $f$  Gâteaux diferenciável em  $\mathbf{x}$ .

A segunda derivada de uma função multivariável requer atenção especial: uma vez que a primeira derivada, ou gradiente, é um vetor, a segunda derivada de uma função  $f : U \subseteq \mathbb{R}^n \rightarrow \mathbb{R}$  é uma matriz quadrada de ordem  $n$ . Essa matriz é conhecida como *Hessiana*.

**Definição 2.4.3.8** <sup>21</sup> A segunda derivada de uma função  $f : U \subseteq \mathbb{R}^n \rightarrow \mathbb{R}$ , também conhecida como *Hessiana* de  $f$ , é dada por

$$H(f) \equiv \nabla^2 f \equiv f''(\mathbf{x}) = [h_{ij}], \quad h_{ij} = \frac{\partial^2 f}{\partial x_i \partial x_j}. \quad (2.4.27)$$

Um fato interessante sobre a Hessiana é que, se as segundas derivadas parciais de  $f$  existem e são contínuas, tem-se que  $\frac{\partial^2 f}{\partial x_i \partial x_j} = \frac{\partial^2 f}{\partial x_j \partial x_i}$ ; neste caso, temos que  $H(f) = H^T(f)$ , ou seja, tem-se  $H(f)$  simétrica. Este fato é largamente utilizado em alguns algoritmos de otimização, particularmente em problemas de programação quadrática.

Todos os conceitos vistos até aqui para funções  $f : \mathbb{R}^n \rightarrow \mathbb{R}$  podem ser também aplicados a campos vetoriais  $\mathbf{F} : \mathbb{R}^n \rightarrow \mathbb{R}^m$ . Os conceitos de diferenciabilidade segundo Gâteaux e Fréchet são análogos aos presentes nas Definições 2.4.3.6 e 2.4.3.7 <sup>22</sup>. Guller ainda afirma que, se um campo  $\mathbf{F}(\mathbf{x})$  é Gâteaux (ou

<sup>20</sup> *Ibid.*

<sup>21</sup> Adaptado de (YANG, 2010), p. 51

<sup>22</sup> Ver (GULLER, 2010), pp. 8-9

Fréchet) diferenciável em  $\mathbf{x}$ , então suas funções componentes  $f_i(\mathbf{x})$  são Gâteaux (ou Fréchet) diferenciáveis em  $\mathbf{x}$ . A mudança aqui é o cálculo da derivada de  $\mathbf{F}$ , agora uma matriz.

**Definição 2.4.3.9** <sup>23</sup> Dado um campo vetorial  $\mathbf{F} : \mathbb{R}^n \rightarrow \mathbb{R}^m$ , sua derivada, denominada Jacobiana de  $\mathbf{F}$ , é dada por

$$J(\mathbf{F}) = \left[ \frac{\partial f_i}{\partial x_j} \right]. \quad (2.4.28)$$

Nota-se, pela definição de Jacobiana, que o conceito de gradiente de uma função multivariável é um caso específico de Jacobiana, assim como uma função multivariável é um tipo especial de campo vetorial, em que o contradomínio é unidimensional.

## 2.4.4 Convexidade

Segundo Izmailov e Solodov (IZMAILOV; SOLODOV, 2005), o conceito de convexidade é muito importante na teoria de otimização; com noções de convexidade, condições de otimalidade necessárias passam a ser suficientes, ou seja, basta encontrar um ponto estacionário para o problema. Em particular, sob condições de convexidade, todo minimizador local torna-se global. Outra possibilidade possível utilizando convexidade é o uso da teoria da dualidade na sua forma mais completa, ou seja, é possível associar o problema original (primal) a um problema alternativo (dual) que é, em determinadas condições, equivalente ao original e às vezes de mais fácil resolução. Por fim, o conceito de convexidade possibilita o uso de uma das condições de otimalidade mais poderosas aplicadas a problemas com restrições: as condições KKT.

**Definição 2.4.4.1** Um conjunto  $D \subset \mathbb{R}^n$  é dito convexo se, para quaisquer  $\mathbf{x} \in D$ ,  $\mathbf{y} \in D$  e  $\alpha \in [0, 1]$ , tem-se  $\alpha\mathbf{x} + (1 - \alpha)\mathbf{y} \in D$ .

O ponto  $\alpha\mathbf{x} + (1 - \alpha)\mathbf{y}$ ,  $\alpha \in [0, 1]$ , é conhecido como a *combinação convexa* de  $\mathbf{x}$  e  $\mathbf{y}$ , com parâmetro  $\alpha$ .

Em termos de convexidade de uma função, as definições a seguir são adaptadas de Izmailov e Solodov<sup>24</sup>. Supõe-se, para todas as definições, que o conjunto  $D \subset \mathbb{R}^n$  presente nelas é convexo.

**Definição 2.4.4.2** Uma função  $f : D \rightarrow \mathbb{R}$  é convexa em  $D$  se, para quaisquer  $\mathbf{x} \in D$ ,  $\mathbf{y} \in D$  e  $\alpha \in [0, 1]$ , tem-se

$$f(\alpha\mathbf{x} + (1 - \alpha)\mathbf{y}) \leq \alpha f(\mathbf{x}) + (1 - \alpha)f(\mathbf{y}). \quad (2.4.29)$$

**Definição 2.4.4.3** Uma função  $f : D \rightarrow \mathbb{R}$  é estritamente convexa em  $D$  se, para quaisquer  $\mathbf{x} \in D$ ,  $\mathbf{y} \in D$ ,  $\mathbf{x} \neq \mathbf{y}$  e  $\alpha \in (0, 1)$ , tem-se

$$f(\alpha\mathbf{x} + (1 - \alpha)\mathbf{y}) < \alpha f(\mathbf{x}) + (1 - \alpha)f(\mathbf{y}). \quad (2.4.30)$$

**Definição 2.4.4.4** Uma função  $f : D \rightarrow \mathbb{R}$  é fortemente convexa em  $D$ , com módulo  $\gamma > 0$  se, para quaisquer  $\mathbf{x} \in D$ ,  $\mathbf{y} \in D$  e  $\alpha \in [0, 1]$ , tem-se

$$f(\alpha\mathbf{x} + (1 - \alpha)\mathbf{y}) \leq \alpha f(\mathbf{x}) + (1 - \alpha)f(\mathbf{y}) - \gamma\alpha(1 - \alpha)\|\mathbf{x} - \mathbf{y}\|^2. \quad (2.4.31)$$

<sup>23</sup> Adaptado de (GULLER, 2010), p. 9

<sup>24</sup> Ver (IZMAILOV; SOLODOV, 2005), pp. 66-70

Vale notar que uma função fortemente convexa é estritamente convexa, e que uma função estritamente convexa é uma função convexa; a recíproca, porém, nem sempre é verdadeira.

**Definição 2.4.4.5** *Uma função  $f : D \rightarrow \mathbb{R}$  é côncava em  $D$  se  $-f$  for convexa em  $D$ .*

**Definição 2.4.4.6** *O problema de otimização (2.4.5) é um problema de minimização convexo quando  $D$  é um conjunto convexo e  $f$  é uma função convexa.*

Uma vez que a função e o conjunto de restrições são convexos, resolver um problema de otimização torna-se menos tortuoso; encontrar um minimizador é garantido. A importância desse fato pode ser vista no teorema a seguir, retirado de Izmailov e Solodov <sup>25</sup>.

**Teorema 2.4.4.7 (Teorema de minimização convexa)** *Todo minimizador local de um problema convexo é um minimizador global, e o conjunto de minimizadores é convexo. Além disso, se a função objetivo for estritamente convexa, só há no máximo um minimizador.*

Uma vez que resolver um problema de maximização é análogo a resolver um problema de minimização, o teorema acima pode ser adaptado com o conceito de concavidade visto na Definição 2.4.4.6: o problema a ser resolvido neste caso se trata de maximização de uma função côncava num conjunto convexo.

Tentar determinar a convexidade de uma função por meio da Definição 2.4.4.2 pode-se tornar um trabalho árduo; Yang apresenta uma alternativa para se determinar a convexidade de uma função, dada a seguir.

**Teorema 2.4.4.8** <sup>26</sup> *Uma função  $f : D \subset \mathbb{R}^n \rightarrow \mathbb{R}$  é convexa se sua matriz Hessiana é semidefinida positiva em todos os pontos de  $D$ .*

Guller destaca, porém, que o teorema acima é válido apenas se a função  $f$  é duas vezes Fréchet diferenciável; além disso, afirma que, se a Hessiana é definida positiva, a função  $f$  é estritamente convexa<sup>27</sup>.

Um outro resultado importante obtido com análise convexa se refere aos conceitos de diferenciabilidade de Gâteaux e Fréchet. O teorema a seguir destaca essa relação.

**Teorema 2.4.4.9** <sup>28</sup> *Seja  $C \subset \mathbb{R}^n$  convexo com interior não-vazio ( $\text{int}(C) \neq \emptyset$ ) e  $f : C \rightarrow \mathbb{R}$  uma função convexa. Se todas as derivadas parciais de  $f$  existem para um ponto  $\mathbf{x}$  no interior de  $C$ ,  $f$  é Fréchet diferenciável em  $\mathbf{x}$ . Mais ainda, se  $f$  é Gâteaux diferenciável em  $\mathbf{x}$ ,  $f$  é Fréchet diferenciável em  $\mathbf{x}$ .*

Nota-se que a convexidade suprime a distinção entre os conceitos de diferenciabilidade de Gâteaux e Fréchet vistos anteriormente; isso resulta em uma melhor análise de derivadas da função atingida, visto que obter derivadas de Fréchet normalmente é um processo mais difícil que a diferenciação segundo Gâteaux.

A presente Seção se dedicou a abordar os conceitos mais elementares de análise convexa, que foram analisados no presente estudo; Guller, Izmailov e Solodov apresentam outros elementos dessa análise,

<sup>25</sup> *Ibid.*, p. 69. Ver prova em *Ibid.*, pp. 69-70.

<sup>26</sup> Adaptado de (YANG, 2010), pp. 56-57.

<sup>27</sup> Ver Teorema 4.28 em (GULLER, 2010), p. 99.

<sup>28</sup> Ver escrita original e prova em (GULLER, 2010), p. 101.

como os teoremas de separação, que são aplicados à noção de dualidade. Tendo em vista este fato, algumas condições de otimalidade foram reunidas, considerando ou não análise convexa. As semelhanças e diferenças entre tais condições serão vistas na Seção a seguir.

### 2.4.5 Condições de Otimalidade

As condições de otimalidade podem ser vistas como condições que devem ser satisfeitas para que um ponto dado seja minimizador de uma função, ou condições que garantem que um ponto é minimizador da função; tais condições são denominadas, respectivamente, *condições necessárias de otimalidade* e *condições suficientes de otimalidade*. Existem várias maneiras de apresentar essas condições; contudo, para efeitos deste estudo, serão apresentadas somente condições para problemas irrestritos e problemas com restrições de igualdade e desigualdade.

**Definição 2.4.5.1** *Um problema de minimização irrestrita é aquele cuja forma é*

$$\min f(\mathbf{x}), \mathbf{x} \in \mathbb{R}^n. \quad (2.4.32)$$

Analogamente, um problema de maximização irrestrita pode ser escrito como

$$\max f(\mathbf{x}), \mathbf{x} \in \mathbb{R}^n. \quad (2.4.33)$$

Um fato importante sobre a existência de um minimizador global de um problema pode ser mostrado pelo teorema a seguir:

**Teorema 2.4.5.2 (Teorema de Weierstrass)** <sup>29</sup> *Seja  $f : K \rightarrow \mathbb{R}$  uma função contínua e  $K$  um espaço de medida compacto. Logo, existe um ponto  $\bar{\mathbf{x}} \in K$  que é minimizador global de  $f$  em  $K$ , isto é,*

$$f(\bar{\mathbf{x}}) \leq f(\mathbf{x}), \forall \mathbf{x} \in K.$$

As condições de otimalidade a serem apresentadas a seguir são relevantes para o problema irrestrito (2.4.32)<sup>30</sup>:

**Teorema 2.4.5.3 (Condição Necessária de Primeira Ordem)** *Seja uma função  $f : U \rightarrow \mathbb{R}$  Gâteaux diferenciável em um conjunto aberto  $U \subseteq \mathbb{R}^n$ . Um mínimo local é também ponto crítico de  $f$ , ou seja,*

$$\mathbf{x} \text{ é mínimo local} \Rightarrow \nabla f(\mathbf{x}) = 0.$$

**Corolário 2.4.5.4** *Seja uma função  $f : U \rightarrow \mathbb{R}$  definida em um conjunto aberto  $U \subseteq \mathbb{R}^n$ . Se  $\mathbf{x} \in U$  é um minimizador local de  $f$  e existe a derivada direcional  $f'(\mathbf{x}; \mathbf{d})$  para alguma direção  $\mathbf{d} \in \mathbb{R}^n$ , então  $f'(\mathbf{x}; \mathbf{d}) \geq 0$ .*

**Teorema 2.4.5.5 (Condição Necessária de Segunda Ordem)** *Seja uma função  $f : U \rightarrow \mathbb{R}$  duas vezes Gâteaux diferenciável em um conjunto aberto  $U \subseteq \mathbb{R}^n$ , e com segundas derivadas parciais contínuas ( $f \in C^2$ ). Se  $\mathbf{x} \in U$  é um minimizador local de  $f$ , então sua Hessiana  $H(f(\mathbf{x}))$  é semidefinida positiva.*

<sup>29</sup>Ver teorema e prova em (GULLER, 2010), p. 33

<sup>30</sup>Essas condições, juntamente com suas provas, se encontram em (GULLER, 2010), pp. 35-39.



**Teorema 2.4.5.6 (Condições Suficientes de Segunda Ordem)** *Seja uma função  $f : U \rightarrow \mathbb{R}$  tal que  $f \in C^2$  em um conjunto aberto  $U \subseteq \mathbb{R}^n$ . Portanto:*

- (a) *Se  $\nabla f(\mathbf{x}) = 0$  e  $H(f(\mathbf{x}))$  é definida positiva para  $\mathbf{x} \in U$ , então  $\mathbf{x}$  é minimizador local estrito de  $f$ ;*
- (b) *Se o conjunto  $U$  é convexo,  $H(f)$  é semidefinida positiva em  $U$  e  $\nabla f(\mathbf{x}) = 0$ , então  $\mathbf{x}$  é minimizador global de  $f$ ;*
- (c) *Se  $\nabla f(\mathbf{x}) = 0$  e  $H(f(\mathbf{x}))$  é indefinida para  $\mathbf{x} \in U$ , então  $\mathbf{x}$  é um ponto de sela de  $f$ .*

Agora, seja um problema de otimização em sua forma geral

$$\begin{aligned} \min f(\mathbf{x}) \\ \text{s. a.} \quad & g_i(\mathbf{x}) \leq 0, \quad i = 1, \dots, r \quad . \\ & h_j(\mathbf{x}) = 0, \quad j = 1, \dots, m \end{aligned} \quad (2.4.34)$$

Tal problema é também conhecido como *programa não-linear* ou *matemático*. Ele será denotado por  $\mathbb{P}$ .

**Definição 2.4.5.7** *O conjunto*

$$\mathcal{F}(\mathbb{P}) = \{\mathbf{x} \in \mathbb{R}^n \mid g_i(\mathbf{x}) \leq 0, h_j(\mathbf{x}) = 0, 1 \leq i \leq r, 1 \leq j \leq m\}$$

*é denominado conjunto factível de  $\mathbb{P}$ .*

Deve-se ressaltar que se  $g_i(\bar{\mathbf{x}}) < 0$  implica que essa  $i$ -ésima condição de desigualdade não influi na determinação da condição de minimizador local de  $\bar{\mathbf{x}}$ ; tal condição é denominada *inativa*. Sendo assim, a Definição a seguir trata das restrições de desigualdade *ativas* do problema  $\mathbb{P}$ .

**Definição 2.4.5.8** *Uma restrição  $g_i(\mathbf{x})$  é dita ativa se  $g_i(\mathbf{x}) = 0$ ,  $\mathbf{x} \in \mathcal{F}(\mathbb{P})$ . O conjunto*

$$\mathcal{I}(\mathbf{x}) := \{i \mid g_i(\mathbf{x}) = 0\}$$

*é chamado de conjunto de índices das restrições ativas de  $\mathbb{P}$ .*

**Definição 2.4.5.9** *Um ponto factível  $\bar{\mathbf{x}} \in \mathcal{F}(\mathbb{P})$  é minimizador local do problema  $\mathbb{P}$  se for minimizador de  $f$  numa vizinhança factível de  $\bar{\mathbf{x}}$ , ou seja,*

$$\exists \epsilon > 0 \bullet f(\bar{\mathbf{x}}) \leq f(\mathbf{x}), \forall \mathbf{x} \in \mathcal{F}(\mathbb{P}) \cap \bar{B}_\epsilon(\bar{\mathbf{x}}), \quad (2.4.35)$$

*em que  $\bar{B}_\epsilon(\bar{\mathbf{x}})$  é uma bola aberta de centro  $\bar{\mathbf{x}}$  e raio  $\epsilon$ . Caso  $\bar{\mathbf{x}}$  satisfaça*

$$f(\bar{\mathbf{x}}) \leq f(\mathbf{x}), \forall \mathbf{x} \in \mathcal{F}(\mathbb{P}), \quad (2.4.36)$$

*o ponto é um minimizador global do problema  $\mathbb{P}$ .*

Vale ressaltar que, utilizando os sinais de desigualdade apropriados, as definições de minimizadores podem ser modificadas para o caso de maximizadores.

Para se dar prosseguimento à análise de condições de otimalidade sobre o problema (2.4.34), será definido o operador *Lagrangiano* do problema (também conhecido como multiplicadores de Lagrange):

**Definição 2.4.5.10** A função

$$\mathcal{L}(\mathbf{x}, \lambda, \mu) := \lambda_0 f(\mathbf{x}) + \sum_{i=1}^r \lambda_i g_i(\mathbf{x}) + \sum_{j=1}^m \mu_j h_j(\mathbf{x}) \quad (\lambda_i \geq 0, 0 \leq i \leq r) \quad (2.4.37)$$

é chamada de *Lagrangiana fraca* do problema  $\mathbb{P}$ . Caso  $\lambda_0 = 1$ , a função é simplesmente chamada de *Lagrangiana*.

A Lagrangiana é utilizada como base para as condições a seguir:

**Teorema 2.4.5.11 (Condições de Fritz-John)** Se  $\bar{\mathbf{x}}$  é minimizador local de (2.4.34), então existem multiplicadores  $(\lambda, \mu) := (\lambda_0, \lambda_1, \dots, \lambda_r, \mu_1, \mu_2, \dots, \mu_m)$ , não todos nulos, com  $(\lambda_0, \dots, \lambda_r) \geq 0$ , em que

$$\nabla_{\mathbf{x}} \mathcal{L}(\bar{\mathbf{x}}, \lambda, \mu) = 0, \quad (2.4.38)$$

$$\lambda_i \geq 0, \quad g_i(\bar{\mathbf{x}}) \leq 0, \quad \lambda_i g_i(\bar{\mathbf{x}}) = 0, \quad i = 1, 2, \dots, r. \quad (2.4.39)$$

Ressalta-se que a Lagrangiana nessas condições está em sua versão fraca.

Utilizando-se a noção de  $\mathcal{I}(\bar{\mathbf{x}})$ , vista na Definição 2.4.5.8, e utilizando-se o gradiente do Lagrangiano, pode-se reescrever (2.4.38) na forma

$$\lambda_0 \nabla f(\bar{\mathbf{x}}) + \sum_{j \in \mathcal{I}(\bar{\mathbf{x}})} \lambda_j \nabla g_j(\bar{\mathbf{x}}) + \sum_{j=1}^m \mu_j \nabla h_j(\bar{\mathbf{x}}) = 0. \quad (2.4.40)$$

Uma aplicação interessante das condições FJ reside no fato de que agora é possível escrever *condições suficientes de primeira ordem* de otimalidade:

**Teorema 2.4.5.12 (Condições Suficientes de Primeira Ordem)** Seja  $\bar{\mathbf{x}}$  uma solução viável para o problema  $\mathbb{P}$  em (2.4.34), satisfazendo as condições FJ, em que a primeira condição é usada conforme (2.4.40). Se a totalidade dos vetores

$$\lambda_0 \nabla f(\bar{\mathbf{x}}), \{ \lambda_i \nabla g_i(\bar{\mathbf{x}}) \}_{i \in \mathcal{I}(\bar{\mathbf{x}})}, \{ \nabla h_j(\bar{\mathbf{x}}) \}_1^m$$

formam uma base de  $\mathbb{R}^n$ , então  $\bar{\mathbf{x}}$  é minimizador local de  $\mathbb{P}$ .

A importância do teorema de Fritz-John reside no fato de que ele sempre é aplicável nos pontos minimizadores locais. Porém, há casos em que  $\lambda_0$  pode ser 0, um fato estranho visto que significa que a função objetivo não teria influência nas condições de otimalidade de primeira ordem. Portanto, são necessárias suposições adicionais sobre o problema  $\mathbb{P}$  de maneira que essa possibilidade não seja alcançada. Tais suposições que garantem  $\lambda_0 > 0$  ( $\lambda_0 = 1$ , de fato) são denominadas *qualificação das restrições*, e as condições de otimalidade resultantes são chamadas *condições de Karush-Kuhn-Tucker (KKT)*.

**Corolário 2.4.5.13 (Condições de Karush-Kuhn-Tucker)** *Se os vetores*

$$\{\nabla g_i(\bar{\mathbf{x}}), i \in \mathcal{I}(\bar{\mathbf{x}}), \nabla h_j(\bar{\mathbf{x}}), j = 1, \dots, m\}$$

*são linearmente independentes, então  $\lambda_0 > 0$  e, portanto, utilizando a função Lagrangiana não-fraca,*

$$\nabla_{\mathbf{x}} \mathcal{L}(\bar{\mathbf{x}}, \lambda, \mu) = 0, \quad (2.4.41)$$

$$\lambda_i \geq 0, g_i(\bar{\mathbf{x}}) \leq 0, \lambda_i g_i(\bar{\mathbf{x}}) = 0, i = 1, 2, \dots, r, \quad (2.4.42)$$

$$h_j(\bar{\mathbf{x}}) = 0, j = 1, 2, \dots, m. \quad (2.4.43)$$

O problema das condições KKT reside no fato de que elas falham em pontos que, ao se aplicar as condições FJ, tem-se  $\lambda_0 = 0$ , o que significa que a função objetivo não entra nas condições de otimalidade, o contrário do que é esperado. É importante então, ao se considerar as condições KKT, identificar, dado o problema  $\mathbb{P}$  em (2.4.34), condições adicionais sobre a função objetivo  $f$  e principalmente sobre as restrições de desigualdade  $g_i$  e de igualdade  $h_j$ . Serão apresentadas, a seguir, condições e necessárias para a existência das condições KKT:

**Teorema 2.4.5.14** *Seja um ponto  $\bar{\mathbf{x}}$  FJ para o problema  $\mathbb{P}$ . As condições KKT se aplicam a  $\bar{\mathbf{x}}$  se e somente se*

$$\begin{aligned} &\{\mathbf{d} \mid \langle \nabla f(\bar{\mathbf{x}}), \mathbf{d} \rangle < 0\} \cap \{\mathbf{d} \mid \langle \nabla g_i(\bar{\mathbf{x}}), \mathbf{d} \rangle \leq 0, i \in \mathcal{I}(\bar{\mathbf{x}})\} \\ &\cap \{\mathbf{d} \mid \langle \nabla h_j(\bar{\mathbf{x}}), \mathbf{d} \rangle = 0, j = 1, \dots, m\} = \emptyset. \end{aligned} \quad (2.4.44)$$

**Corolário 2.4.5.15 (Restrições Lineares e Côncavas)** *Seja  $\bar{\mathbf{x}}$  minimizador local de  $\mathbb{P}$ . As condições KKT se aplicam a  $\bar{\mathbf{x}}$  se as restrições ativas  $\{g_i\}_{i \in \mathcal{I}(\bar{\mathbf{x}})}$  forem funções côncavas numa vizinhança convexa de  $\bar{\mathbf{x}}$  e as restrições de igualdade  $\{h_j\}_1^m$  forem funções afins em  $\mathbb{R}^n$ .*

*Em particular, as condições KKT se aplicam a todos os minimizadores locais se todas as restrições  $g_i$  e  $h_j$  forem funções afins, ou seja,*

$$g_i(\mathbf{x}) = \langle a_i, \mathbf{x} \rangle + \alpha_i, \quad h_j(\mathbf{x}) = \langle b_j, \mathbf{x} \rangle + \beta_j.$$

**Teorema 2.4.5.16 (Mangasarian-Fromovitz)** *Seja um ponto  $\bar{\mathbf{x}}$  FJ para o problema  $\mathbb{P}$ . Se os gradientes das restrições de igualdade  $\{\nabla h_j(\bar{\mathbf{x}})\}_1^m$  forem linearmente independentes e se existir uma direção  $\mathbf{d}$  tal que*

$$\langle \nabla g_i(\bar{\mathbf{x}}), \mathbf{d} \rangle < 0, i \in \mathcal{I}(\bar{\mathbf{x}}), \quad \langle \nabla h_j(\bar{\mathbf{x}}), \mathbf{d} \rangle = 0, j = 1, \dots, m, \quad (2.4.45)$$

*então as condições KKT são satisfeitas em  $\bar{\mathbf{x}}$*

Uma das qualificações de restrições mais antigas e conhecidas é a *qualificação de restrições de Slater*, quando as restrições são convexas.

**Corolário 2.4.5.17 (Slater)** *Seja o problema  $\mathbb{P}$  em (2.4.34), com as restrições de desigualdade convexas, as restrições de desigualdade afins e um minimizador local  $\bar{\mathbf{x}}$ . Se existe um ponto viável  $\mathbf{x}_0$  tal que  $g_i(\mathbf{x}_0) < 0$ ,  $i \in \mathcal{I}(\bar{\mathbf{x}})$ , então as condições KKT são satisfeitas em  $\bar{\mathbf{x}}$ .*

Todas as condições apresentadas até aqui são condições de otimalidade de primeira ordem para o problema (2.4.34)<sup>31</sup>. A seguir, serão apresentadas as condições de segunda ordem para (2.4.34).

Primeiramente, denota-se por  $\nabla_{\mathbf{x}}^2 \mathcal{L}(\bar{\mathbf{x}}, \lambda, \mu)$  a Hessiana do Lagrangiano em relação a  $\mathbf{x}$  do problema  $\mathbb{P}$ :

$$\nabla_{\mathbf{x}}^2 \mathcal{L}(\bar{\mathbf{x}}, \lambda, \mu) = \nabla^2 f(\mathbf{x}) \sum_{i=1}^r \lambda_i \nabla^2 g_i(\mathbf{x}) + \sum_{j=1}^m \mu_j \nabla^2 h_j(\mathbf{x}).$$

**Teorema 2.4.5.18 (Condições Necessárias de Segunda Ordem)** *Seja  $\bar{\mathbf{x}}$  um minimizador local do problema  $\mathbb{P}$  satisfazendo as condições KKT com multiplicadores  $\bar{\lambda}$  e  $\bar{\mu}$ . Se os gradientes das condições ativas*

$$\nabla g_i(\bar{\mathbf{x}}), \quad i \in \mathcal{I}(\bar{\mathbf{x}}), \quad \nabla h_j(\bar{\mathbf{x}}), \quad j = 1, \dots, m$$

*são linearmente independentes, então  $\nabla_{\mathbf{x}}^2 \mathcal{L}(\bar{\mathbf{x}}, \bar{\lambda}, \bar{\mu})$  deve ser semidefinida positiva no subespaço linear dado por*

$$M = (\text{span} \{ \nabla g_i(\bar{\mathbf{x}}), i \in \mathcal{I}(\bar{\mathbf{x}}), \nabla h_j(\bar{\mathbf{x}}), j = 1, \dots, m \})^\perp,$$

*isto é, se uma direção  $\mathbf{d}$  satisfaz*

$$\langle \mathbf{d}, \nabla g_i(\bar{\mathbf{x}}) \rangle = 0, \quad i \in \mathcal{I}(\bar{\mathbf{x}}), \quad \langle \mathbf{d}, \nabla h_j(\bar{\mathbf{x}}) \rangle = 0, \quad j = 1, \dots, m,$$

*então  $\langle \nabla_{\mathbf{x}}^2 \mathcal{L}(\bar{\mathbf{x}}, \bar{\lambda}, \bar{\mu}) \mathbf{d}, \mathbf{d} \rangle \geq 0$ .*

**Teorema 2.4.5.19 (Condições Suficientes de Segunda Ordem)** *Seja  $\bar{\mathbf{x}}$  um minimizador local do problema  $\mathbb{P}$  satisfazendo as condições KKT com multiplicadores  $\bar{\lambda}$  e  $\bar{\mu}$ . Se*

$$\langle \nabla_{\mathbf{x}}^2 \mathcal{L}(\bar{\mathbf{x}}, \bar{\lambda}, \bar{\mu}) \mathbf{d}, \mathbf{d} \rangle > 0 \tag{2.4.46}$$

*para todo  $\mathbf{d} \neq \mathbf{0}$  tal que*

$$\begin{aligned} \langle \mathbf{d}, \nabla g_i(\bar{\mathbf{x}}) \rangle &\leq 0, \quad i \in \mathcal{I}(\bar{\mathbf{x}}), \\ \langle \mathbf{d}, \nabla g_i(\bar{\mathbf{x}}) \rangle &= 0, \quad i \in \mathcal{I}(\bar{\mathbf{x}}) \text{ e } \bar{\lambda}_i > 0, \\ \langle \mathbf{d}, \nabla h_j(\bar{\mathbf{x}}) \rangle &= 0, \quad j = 1, \dots, m, \end{aligned} \tag{2.4.47}$$

*então  $\bar{\mathbf{x}}$  é minimizador local estrito de  $\mathbb{P}$  e existem uma constante  $c > 0$  e uma bola  $\bar{B}_c(\bar{\mathbf{x}})$  tal que*

$$f(\mathbf{x}) \geq f(\bar{\mathbf{x}}) + c \|\mathbf{x} - \bar{\mathbf{x}}\|^2, \quad \forall \mathbf{x} \in \bar{B}_c(\bar{\mathbf{x}}) \text{ viável}. \tag{2.4.48}$$

**Corolário 2.4.5.20** *Seja  $\bar{\mathbf{x}}$  um minimizador local do problema  $\mathbb{P}$  satisfazendo as condições KKT com multiplicadores  $\bar{\lambda}$  e  $\bar{\mu}$ . Se  $\bar{\lambda}_i > 0, \forall i \in \mathcal{I}(\bar{\mathbf{x}})$  e a Hessiana  $\nabla_{\mathbf{x}}^2 \mathcal{L}(\bar{\mathbf{x}}, \bar{\lambda}, \bar{\mu})$  for definida positiva no subespaço*

$$\{ \mathbf{d} \mid \langle \mathbf{d}, \nabla g_i(\bar{\mathbf{x}}) \rangle = 0, \quad i \in \mathcal{I}(\bar{\mathbf{x}}), \quad \langle \mathbf{d}, \nabla h_j(\bar{\mathbf{x}}) \rangle = 0, \quad j = 1, \dots, m \},$$

*então  $\bar{\mathbf{x}}$  é minimizador local estrito de  $\mathbb{P}$ .*

As condições de otimalidade até aqui apresentadas foram além daquelas para problemas irrestritos; agora, além de procurar minimizar a função objetivo, deve-se ter cuidado com as restrições. Nota-se que é

<sup>31</sup>Mais detalhes e provas dessas condições se encontram em (GULLER, 2010), pp. 211-220.

conveniente que essas restrições sejam de natureza específica, de maneira a tornar o problema  $\mathbb{P}$  viável em termos de resolução<sup>32</sup>.

## 2.4.6 Principais Algoritmos de Otimização

O propósito desta Seção é oferecer uma visão geral dos principais algoritmos de otimização vistos na literatura; uma análise detalhada dos mesmos é excessiva do ponto de vista deste relatório de estudo dirigido; tal análise demanda até várias produções literárias, conforme destaca Yang (YANG, 2010).

Segundo Yang, resolver um problema de otimização pode ser comparado a uma caça ao tesouro: imaginemos que estamos caçando um tesouro em uma cordilheira, com limite de tempo. Em um extremo, não temos ideia de onde começar a procurar e estamos de olhos vendados; isto resulta em uma busca aleatória, que não é tão eficiente quanto poderíamos esperar. Por outro lado, temos ideia de que o tesouro se encontra no ponto mais alto da cordilheira; isto nos leva a buscar um caminho direto. Na maioria dos casos, estamos entre os dois extremos: não estamos de olhos vendados, mas não sabemos por onde começar a procurar. Uma vez que é ineficiente andar em passos aleatórios, na prática andamos seguindo algumas pistas, olhando de forma razoavelmente aleatória, mas com um propósito por trás; esta é a essência de vários algoritmos de otimização modernos.

De maneira geral, algoritmos de otimização podem ser classificados como *determinísticos* ou *estocásticos*. Em alguns algoritmos determinísticos, a noção de gradiente é utilizada; são os algoritmos *baseados em gradiente*. Quando a função objetivo apresenta descontinuidades, tais algoritmos tendem a falhar; sendo assim, há algoritmos determinísticos que não utilizam gradiente; são os algoritmos *livres de gradiente*.

Os algoritmos estocásticos são divididos em dois tipos, geralmente: *heurísticos* e *meta-heurísticos*; embora a diferença entre esses tipos seja pequena. De maneira geral, *heurística* significa “descoberta ou busca por tentativa e erro”. Boas soluções podem ser encontradas deste modo em tempo razoável; não é garantido, porém, que a solução ótima seja encontrada. Isso é vantajoso quando se quer não uma solução ótima dificilmente atingível, mas uma boa solução que possa ser encontrada com razoável facilidade.

Na linha dos algoritmos heurísticos, a adição de aleatorização e buscas locais gera a classe dos chamados algoritmos *meta-heurísticos* — “*meta-*” aqui quer dizer “além de”. De forma geral, os algoritmos meta-heurísticos possuem melhor desempenho do que seus equivalentes heurísticos.

Antes de se proceder à descrição dos principais algoritmos de otimização, revisitaremos a definição de um problema de otimização com restrições, apresentado como  $\mathbb{P}$ :

$$\begin{aligned} \min f(\mathbf{x}) \\ \text{s. a.} \quad & g_i(\mathbf{x}) \leq 0, \quad i = 1, \dots, r \quad (\mathbb{P}). \\ & h_j(\mathbf{x}) = 0, \quad j = 1, \dots, m \end{aligned} \tag{2.4.49}$$

Duas classes de problemas especiais devem ser mencionadas a respeito do problema  $\mathbb{P}$ :

- **Programação Linear:**  $\tilde{\mathcal{A}}\mathcal{L}$  um caso especial do problema  $\mathbb{P}$  quando a função objetivo é uma forma

<sup>32</sup>Todas as condições até aqui e suas provas se encontram em (GULLER, 2010), pp. 230-235.

afim, isto é,

$$f(\mathbf{x}) = \mathbf{q}^T \mathbf{x} + c;$$

- **Programação Quadrática:** Caso em que a função objetivo de  $\mathbb{P}$  é uma forma quadrática, ou seja,

$$f(\mathbf{x}) = \frac{1}{2} \mathbf{x}^T \mathbf{H} \mathbf{x} + \mathbf{q}^T \mathbf{x} + c,$$

Com  $\mathbf{H}$  simétrica. Em caso contrário, faz-se a aproximação

$$\tilde{\mathbf{H}} := \frac{1}{2}(\mathbf{H} + \mathbf{H}^T),$$

que é sempre simétrica.

Ressalta-se que esses casos especiais são facilmente resolvidos sob dadas condições — por exemplo, a matriz  $\mathbf{H}$  (ou  $\tilde{\mathbf{H}}$ ) ser semidefinida positiva. Para outras classes de problemas, serão apresentados vários algoritmos. Tais algoritmos podem ser encontrados alguns em (GULLER, 2010) e outros em (YANG, 2010):

- **Método de Newton:** Assume que o problema  $\mathbb{P}$  é irrestrito e a função objetivo é continuamente diferenciável. Originalmente aplicado à solução de equações, o Método de Newton também pode ser aplicado em otimização no sentido de que ele é utilizado para resolver a condição de otimalidade necessária de primeira ordem (ver Teorema 2.4.5.3). É um algoritmo iterativo cujos passos são dados por

$$\mathbf{x}^{(n+1)} = \mathbf{x}^{(n)} - H^{-1}(f(\mathbf{x}^{(n)}))f(\mathbf{x}^{(n)}), \quad (2.4.50)$$

tomando-se um ponto viável inicial  $\mathbf{x}^{(0)}$ .  $H^{-1}$  é a matriz Hessiana inversa da função objetivo; uma dificuldade desse algoritmo reside no condicionamento numérico resultante da aplicação de sucessivas inversões dessa matriz, além do cálculo dessas inversões em si.

- **Método do Gradiente Descendente:** Busca obter o menor valor da função objetivo a partir de um ponto  $\mathbf{x}^{(0)}$ . Toma-se um passo  $\alpha(i) > 0$  para cada iteração, com o cuidado de situá-lo em casos que as iterações aproximem-se adequadamente do ponto desejado. Cada iteração é dada por

$$\mathbf{x}^{(n+1)} = \mathbf{x}^{(n)} - \alpha^{(n)} \left\| \nabla f(\mathbf{x}^{(n)}) \right\|_2^2.$$

- **Método Simplex:** Utilizado em problemas de programação linear, foi introduzido por George Dantzig em 1947. Funciona da seguinte forma: assume-se que os pontos extremos do problema são conhecidos, ou se determina esses pontos para se checar a existência de solução viável. Com esses pontos conhecidos, é trivial determinar o ponto de ótimo utilizando relações algébricas e a função objetivo. Se o teste de otimalidade falha, um ponto extremo adjacente é testado. O algoritmo para em caso de encontro de uma solução viável ou quando se trata de um problema ilimitado<sup>33</sup>.
- **Método de Penalidade:** Utilizado em problemas de forma geral, como (2.4.49). A ideia é definir uma função de penalidade a ser minimizada de maneira que o problema de otimização sobre ela seja

---

<sup>33</sup>Ver algoritmo detalhado em (YANG, 2010, pp. 70–75).

irrestrito. Normalmente, essa função de penalização é dada por

$$\Pi(\mathbf{x}, \mu_i, \nu_j) = f(\mathbf{x}) + \sum_{i=1}^r \mu_i g_i(\mathbf{x}) + \sum_{j=1}^m \nu_j h_j(\mathbf{x}), \quad (2.4.51)$$

em que  $\mu_i \gg 1$  e  $\nu_j \geq 0$  grandes o suficiente para se garantir uma boa qualidade da solução a ser encontrada. Porém, um método mais geral para transformar um problema com restrições num problema irrestrito é utilizar ferramentas como as condições FJ e KKT.

- **Algoritmo BFGS:** É um tipo de algoritmo quase-Newton utilizado na resolução de problemas de otimização irrestritos com função objetivo não-linear. A ideia é aproximar a Hessiana da função por uma matriz  $\mathbf{B}^{(n)}$ . A ideia geral se resume em utilizar as equações

$$\begin{aligned} \mathbf{x}^{(k+1)} &= \mathbf{x}^{(k)} + \beta^{(k)} \mathbf{s}^{(k)}, \\ \mathbf{u}^{(k)} &= \mathbf{x}^{(k+1)} - \mathbf{x}^{(k)}, \quad \mathbf{v}^{(k)} = \nabla f(\mathbf{x}^{(k+1)}) - \nabla f(\mathbf{x}^{(k)}), \\ \mathbf{B}^{(k+1)} &= \mathbf{B}^{(k)} + \frac{\mathbf{v}^{(k)} \mathbf{v}^{(k)T}}{\mathbf{v}^{(k)T} \mathbf{v}^{(k)}} - \frac{(\mathbf{B}^{(k)} \mathbf{u}^{(k)}) (\mathbf{B}^{(k)} \mathbf{u}^{(k)})^T}{\mathbf{u}^{(k)T} \mathbf{B}^{(k)} \mathbf{u}^{(k)}}, \end{aligned}$$

para iterar a matriz  $\mathbf{B}$  de maneira a se buscar o ótimo desejado.

- **Algoritmo Nelder-Mead:** Desenvolvido por J. A. Nelder e R. Mead em 1965, possui a ideia de se buscar a solução de um problema de otimização por meio de operações sobre figuras  $n$ -dimensionais conhecidas como *simplex*. Um *simplex* nada mais é do que uma generalização do triângulo para todas dimensionais; ou seja, um simplex  $n$ -dimensional é definido pelo fecho convexo (o menor conjunto convexo contendo todos os pontos dados) de  $n + 1$  pontos distintos. Tal simplex pode ser refletido, expandido, contraído ou reduzido de forma a conter, eventualmente, a solução do problema. Este fato deu o apelido de “Algoritmo da Ameba” para este método.
- **Programação Quadrática Sequencial (SQP):** É outro método bastante difundido na literatura. Consiste em utilizar sucessivas aplicações de Programação Quadrática para se encontrar a solução do problema original, considerando-se que a função objetivo pode ser aproximada por uma expansão de Taylor de 2ª ordem. O problema a ser resolvido em cada iteração se torna

$$\begin{aligned} \min \quad & \frac{1}{2} \mathbf{s}^T \nabla^2 \mathcal{L}(\mathbf{x}^{(k)}) \mathbf{s} + \nabla f(\mathbf{x}^{(k)})^T \mathbf{s} + f(\mathbf{x}^{(k)}) \quad \text{s. a.} \\ & \nabla g_i(\mathbf{x}^{(k)}) \mathbf{s} + g_i(\mathbf{x}^{(k)}) \leq 0, \quad i = 1, \dots, r \quad (\mathbb{P}^*), \\ & \nabla h_j(\mathbf{x}^{(k)}) \mathbf{s} + h_j(\mathbf{x}^{(k)}) = 0, \quad j = 1, \dots, m \end{aligned} \quad (2.4.52)$$

em que  $\nabla^2 \mathcal{L}(\mathbf{x}^{(k)})$  é a Hessiana do Lagrangiano da função objetivo aplicada em  $\mathbf{x}^{(k)}$ . Nota-se que, em  $\mathbf{s}$ , as restrições do problema  $\mathbb{P}^*$  são todas afins; portanto vale o Corolário 2.4.5.15, ou seja, as condições KKT se aplicam a todos os minimizadores locais de  $\mathbb{P}^*$ . Ao se resolver  $\mathbb{P}^*$ , o ponto  $\bar{\mathbf{s}}^{(k)}$  encontrado é então utilizado para atualizar a solução do problema original, utilizando-se um fator de correção  $\alpha$ :

$$\mathbf{x}^{(k+1)} = \mathbf{x}^{(k)} + \alpha \bar{\mathbf{s}}^{(k)}. \quad (2.4.53)$$

Uma vez que é dispendioso calcular a Hessiana do Lagrangiano a cada iteração, uma alternativa é aproximá-la utilizando uma aproximação BFGS, já discutida anteriormente. É de interesse que,

a cada iteração, a função objetivo de  $\mathbb{P}^*$  tenha Hessiana semidefinida positiva, o que garante sua convexidade e existência de solução para o problema de otimização a cada iteração.

- **Algoritmos meta-heurísticos:** Como discutido anteriormente, são algoritmos de tentativa e erro que utilizam buscas aleatórias, mas com uma predição de passos inerente à estrutura do algoritmo para evitar o uso da chamada “força bruta”. Normalmente, esses algoritmos se baseiam em fenômenos naturais, visto que já foi observada a eficiência de fatos naturais em resultados considerados ótimos. Alguns algoritmos nessa classe são<sup>34</sup>:

**Algoritmos Genéticos:** Se baseiam em princípios da genética, notadamente a teoria da seleção natural de Charles Darwin;

**Simulated Annealing:** É baseado em uma mimetização do processo de recozimento de um material em que um metal resfria e é congelado em um estado cristalino de energia mínima e maior tamanho dos cristais de maneira a reduzir defeitos em estruturas metálicas;

**Algoritmo das Formigas:** Simula o comportamento geral de uma colônia de formigas na natureza. Particularmente, é uma analogia à comunicação desses animais por meio de feromônios, em casos de busca e encontro de comida, por exemplo;

**Algoritmo das Abelhas:** Bem similar ao Algoritmo das Formigas, tomando-se por base colônias de abelhas; além da análise de feromônios, há a análise de “danças sinalizadoras” desses animais sinalizando alguns tipos de ocorrências;

**Particle Swarm (PSO):** Utiliza o comportamento de grandes grupos de animais como peixes e aves. É mais simples que algoritmos genéticos e os de abelhas e formigas por não utilizar noções como *crossover* genético ou feromônios; usa apenas randomização e comunicação geral entre os elementos considerados;

**Harmony Search:** Baseado na música, e sua tentativa de se encontrar um estado de harmonia; a harmonia musical pode ser comparada ao ótimo em um problema de otimização. Os passos podem ser entendidos como um refinamento do musicista;

**Algoritmo dos Vaga-Lumes:** Assim como os Algoritmos das Formigas e das Abelhas, utiliza um comportamento animal como base de seus passos. Neste caso, utiliza o fato de que vaga-lumes usam sinais luminosos distintos para várias formas de comunicação, como busca de parceiros, encontro de presas e fuga de predadores.

#### 2.4.7 Tratamento de Problemas de Otimização

Segundo Reklaitis (REKLAITIS, 1983), para que seja possível se aplicar as técnicas e algoritmos de otimização descritos até aqui em problemas concretos de engenharia, é necessário:

- Definir os limites do sistema a ser otimizado;
- Definir um critério de classificação das soluções candidatas para se determinar qual a “melhor”;

---

<sup>34</sup>Todos os algoritmos se encontram em (YANG, 2010), pp. 173-229.



- Selecionar as variáveis do sistema que serão utilizadas para caracterizar ou identificar pontos candidatos;
- Definir um modelo que expressará o modo com que as variáveis relacionadas se relacionam.

Definir os limites do sistema significa que definir os limites que separam o sistema estudado do resto do universo. Esses limites servem para isolar o sistema da sua vizinhança, pois, para fins de análise, todas as interações entre sistema e vizinhança são consideradas inativas em determinados níveis. Como essas interações sempre existem, definir os limites do sistema é um passo na aproximação de um sistema real.

Uma vez que o sistema tenha sido identificado e limitado, é necessário estabelecer um critério no qual um ponto candidato pode ser selecionado de modo a se obter o melhor desempenho possível; por exemplo, em muitos problemas de engenharia (este problema inclusive), o critério econômico é utilizado. O problema é que definir múltiplos critérios para um problema pode resultar no fato de que alguns entram em conflito; normalmente, na engenharia, custo e desempenho caminham em direções opostas, por exemplo. Dessa maneira, normalmente toma-se um critério como primário e todos os outros se tornam critérios secundários.

O terceiro elemento na concepção de um problema de otimização é a escolha de variáveis independentes que possam caracterizar possíveis soluções para o sistema. Primeiramente, é necessário distinguir variáveis que podem mudar daquelas cujos valores são fixos devido a fatores externos, estando além dos limites dados do sistema em questão. Além disso, é importante diferenciar parâmetros fixos do sistema daqueles que são sujeitos a flutuações influenciadas por fatores externos não-controláveis. Segundamente, é importante incluir todas as variáveis importantes que influenciam o desempenho do sistema ou afetam a definição do modelo. Finalmente, é necessário se considerar o nível de detalhamento no qual o sistema se encontra; embora seja importante tratar todas as variáveis independentes importantes, também é necessário que o problema não seja dificultado devido à inclusão de um número muito grande de detalhes de importância menor. Uma boa regra nesse último quesito é selecionar apenas variáveis que tenham impacto significativo no critério de desempenho do sistema estudado.

Por fim, o próximo passo na formulação de um problema de otimização para engenharia é construir o modelo que descreve como as variáveis do problema se relacionam e de que modo o critério de desempenho é afetado pelas variáveis independentes. Modelos são utilizados por que é caro, demorado ou arriscado usar o sistema real no estudo; logo, modelos são usados por oferecerem a maneira mais rápida e barata de se estudar os efeitos de mudanças das variáveis essenciais no desempenho geral do sistema. No geral, o modelo é composto de equações básicas de conservação de matéria e energia, relações de engenharia e equações de propriedades físicas que descrevem fenômenos físicos presentes no sistema estudado; essas equações são suplementadas por inequações que definem regiões de operação, especificam restrições de desempenho máximas ou mínimas, ou estabelecem limites de disponibilidade de recursos. Portanto, o modelo consiste de todos os elementos que devem ser considerados ao se prever o desempenho de um sistema de engenharia.

## 2.5 Otimização e Engenharia de Reservatório

### 2.5.1 Contexto

Na engenharia de reservatórios, os pesquisadores buscam métodos visando à melhoria das condições e resultados produtivos dos reservatórios existentes. Atualmente, estima-se que até 60% de óleo podem ser recuperados a partir do emprego de técnicas de EOR<sup>35</sup>. De acordo com Udy *et al.*, métodos de EOR e de injeção de água são utilizados, a depender das propriedades e do estado de produção do reservatório, de maneira a se encontrar condições ótimas de produção de óleo ou de NPV (UDY *et al.*, 2017).

Geralmente, os engenheiros de reservatório e de produção buscam encontrar alocações de recursos de produção por meio de simulações computacionais baseadas na estratégia de tentativa e erro; contudo, tal abordagem reduz a probabilidade de se encontrar as condições ótimas de produção, uma vez que poucos cenários são considerados. Além disso, como é inviável a obtenção de uma grande quantidade de simulações, os resultados conduzem a condições não otimizadas e redução da produção total. Além das limitações computacionais, outros desafios se tornam presentes na otimização da produção de petróleo, a saber: a falta de dados históricos adequados para a calibração do modelo matemático, as discrepâncias presentes nos parâmetros físicos, a imprevisibilidade dos preços do óleo e do gás, entre outros<sup>36</sup>.

No esforço de se encontrar as melhores condições de operação de reservatórios, foram feitas tentativas de se desenvolver simuladores que conseguissem obter os melhores esquemas de produção, combinando simulações de reservatório com algoritmos de busca linear; entretanto, simuladores baseados em diferenças finitas possuem uma multitude de variáveis e relações que não se integram facilmente aos métodos numéricos de otimização. A chave para o método proposto é se obter uma diferença total do simulador, assim tornando-se possível a computação eficiente e precisa de buscas de gradiente direcional (ASHEIM, 1988).

No campo da engenharia de reservatório, são utilizados tanto algoritmos de gradiente descendente quanto meta-heurísticos na resolução de problemas de otimização. Serão analisadas duas classes de problemas envolvendo reservatórios: maximização da produção de óleo e do NPV, e posicionamento de poços.

### 2.5.2 Algoritmos de Gradiente Descendente

O uso de algoritmos de gradiente descendente está bastante difundido na engenharia de reservatórios, em particular em situações em que se busca otimizar a produção e o NPV. Fonseca *et al.*, por exemplo, utiliza variações estocásticas do algoritmo simplex, de maneira a se lidar com as incertezas de simulação e, assim, buscar o resultado ótimo, comparando a solução proposta com algoritmos de otimização robusta (FONSECA *et al.*, 2017); Asheim descreve um algoritmo utilizando busca linear

<sup>35</sup>Informação disponível em <<http://energy.gov/fe/science-innovation/oil-gas-research/enhanced-oil-recovery>>. Acesso em: 17 de Setembro de 2018

<sup>36</sup>Ver (UDY *et al.*, 2017)

em conjunto com as condições KKT, calculando sucessivamente o NPV durante o algoritmo, ilustrado pela Figura 2.19 (ASHEIM, 1988).

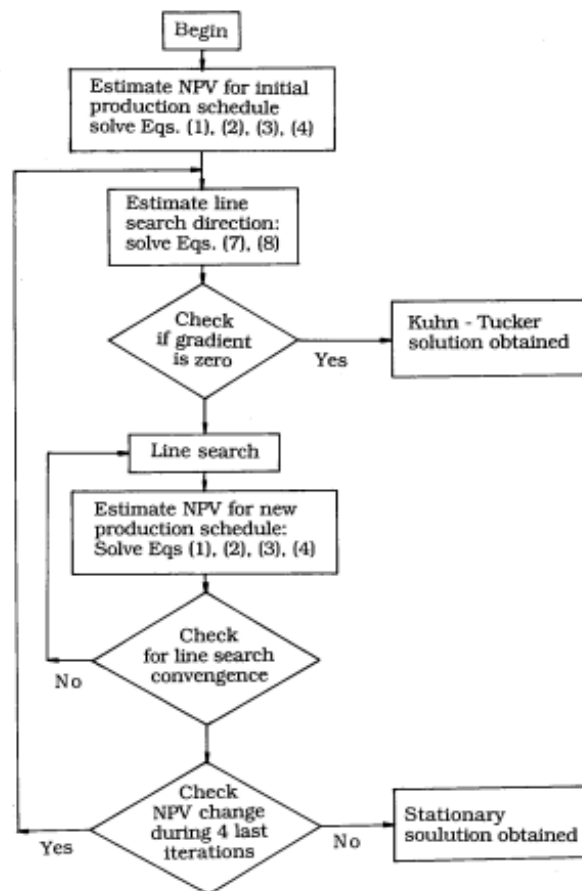


Figura 2.19: Exemplo de algoritmo de gradiente descendente aplicado para NPV (ASHEIM, 1988)

### 2.5.3 Algoritmos Meta-heurísticos

Além dos algoritmos de gradiente descendente, os métodos meta-heurísticos de otimização estão bem difundidos na literatura, no que diz respeito à resolução tanto de problemas de obtenção de condições ótimas de produção quanto de posicionamento inteligente de poços.

## Capítulo 3

# Construção do Algoritmo *Smart Reservoir* com Utilização do MRST

### 3.1 Introdução

Este capítulo apresenta as ferramentas empregadas nesta dissertação, além da construção do algoritmo *Smart Reservoir*. Inicialmente, é apresentada a *toolbox* para simulação numérica de reservatórios no *software* MATLAB, o MRST; além da *toolbox*, são apresentados alguns dos modelos numéricos de reservatórios mais utilizados para testes na literatura, e que serão aproveitados para os testes com o algoritmo aqui proposto; como esse algoritmo é destinado a resolver um problema de otimização na produção de petróleo, é apresentada uma função de custo econômico que vai ser o objeto da busca pela solução desejada; esta função, denominada NPV, será apresentada e sua utilização discutida. Posteriormente, será feita uma construção do algoritmo *Smart Reservoir*, desde sua fundamentação inicial até os passos que ele realiza em busca da solução do problema proposto; por fim, é discutido o uso de técnicas de programação paralela para se tentar incrementar o desempenho do *Smart Reservoir*.

### 3.2 *MATLAB Reservoir Simulation Toolbox*

O MRST — *MATLAB Reservoir Simulation Toolbox* — é um conjunto de ferramentas programadas para utilização em conjunto com o *software* MATLAB; trata-se de um conjunto de códigos e definições *open-source* destinados à simulação numérica de reservatórios. Embora não seja primordialmente um simulador, o MRST oferece uma vasta quantidade de estruturas de dados e métodos computacionais de modo que o usuário possa combinar para gerar modelos e ferramentas de simulação em si. O MRST se encontra organizado em duas partes principais<sup>37</sup>:

- Um módulo *core*, em que estão presentes estruturas de dados e funcionalidades básicas;
- Vários módulos adicionais (*add-ons*), oferecendo discretizações, modelos físicos, simuladores, *sol-*

---

<sup>37</sup>Ver (SINTEF, 2018).

vers, entre outros.

Algumas das principais funcionalidades oferecidas pelo MRST se encontram reunidas a seguir<sup>38</sup>:

- **Grids:** São estruturas de dados básicas do MRST, com suporte para malhas geométricas básicas, como triangulares, tetraédricas, entre outras.
- **Entradas e Saídas:** O MRST possui suporte para entrada de modelos industriais prontos, parâmetros petroquímicos, modelos de fluidos, poços, condições de contorno, parâmetros de simulação, etc.
- **Parâmetros:** São estruturas de dados de parâmetros petroquímicos; o MRST possui interface para modelos de fluidos, rotinas para configurar e manipular condições iniciais e de contorno, poços, entre outros.
- **Unidades:** O MRST trabalha primariamente com o sistema SI; porém, o mesmo oferece suporte para outras unidades comumente usadas no campo (como o barril); a responsabilidade explícita pela conversão e consistência das unidades é do usuário, normalmente.
- **Estado do Reservatório:** O MRST dispõe de estruturas de dados que mostram o estado do reservatório durante a simulação; são mostrados os estados dos poços, pressões, fluxos de fluidos, saturações, entre outros.
- **Pós-processamento:** Além das ferramentas de simulação, o MRST possui várias funções de visualização dos resultados alcançados, dados das células e faces, entre outros.
- **Solvers:** O MRST possui funções que solucionam problemas de fluxo e de transporte de massa, que podem ser combinadas conforme a necessidade.
- **Álgebra Linear:** O MRST se aproveita de funções lineares do MATLAB; contudo, outros tipos de *solvers* podem ser utilizados, respeitando-se as convenções do MATLAB.

### 3.3 Modelos de Reservatório Utilizados

Segundo Stags e Herbeck, um modelo de reservatório trata o reservatório real como um composto de vários segmentos individuais (normalmente denominados células), devido à matemática que rege o modelo. De forma simples, um modelo multicelular de reservatório simula a vazão de fluidos de um reservatório de óleo ou gás; embora não possam descrever exatamente o comportamento dos fluidos no ambiente estudado, os modelos de reservatórios produzem aproximações boas e válidas; além disso, os modelos são feitos para representar a vazão intercelular de fluidos em uma, duas ou até três dimensões. Cada célula, em um modelo de reservatório, possui informações próprias de propriedades do conjunto como tamanho, porosidade, permeabilidade, elevação, pressão e saturação dos fluidos presentes. Além disso, são necessários para um modelo os dados de cada poço presente, como localização, índice do poço, tipo do poço, vazões de produção/injeção, limites econômicos, de BHP, entre outros (STAGS; HERBECK, 1971).

---

<sup>38</sup>Ver (LIE et al., 2012).

No presente trabalho, dentre os vários modelos de reservatório existentes na literatura, dois modelos foram selecionados para a aplicação do *Smart Reservoir*. A escolha foi pautada principalmente pelo tamanho dos modelos, tendo em vista o equipamento disponível para a implementação e a simulação do algoritmo proposto. Além disso, são considerados modelos bifásicos, de apenas óleo e água. Os modelos selecionados foram o *Egg Model* e o SAIGUP (*Sensitivity Analysis of the Impact of Geological Uncertainties on Production*), apresentados a seguir.

### 3.3.1 *Egg Model*

Dos modelos selecionados para este estudo, o *Egg Model* é o mais simples. De acordo com Jansen *et al.*, o modelo foi desenvolvido como parte da tese de PHD de Maarten Zandvliet and Gijs van Essen (JANSEN et al., 2014); a primeira referência do *Egg Model* data de 2007, por Zandvliet *et al.*, contendo apenas uma realização determinística do modelo<sup>39</sup>; logo após, em 2009, Van Essen *et al.* utilizaram um conjunto de vários modelos *Egg Model*<sup>40</sup>. O modelo original “estocástico” consiste de 100 realizações de um reservatório canalizado na forma de campos de permeabilidade discreta modelados com  $60 \times 60 \times 7 = 25.200$  células, das quais 18.553 são ativas, dando o formato de um ovo ao modelo, justificando seu nome (JANSEN et al., 2014). A Tabela 3.1 mostra alguns parâmetros utilizados para o *Egg Model*, enquanto que as Figuras 3.1 e 3.2 apresentam, respectivamente, um exemplo de realização do *Egg Model* e uma visão de topo do mesmo obtida pelo MRST, destacando os poços existentes.

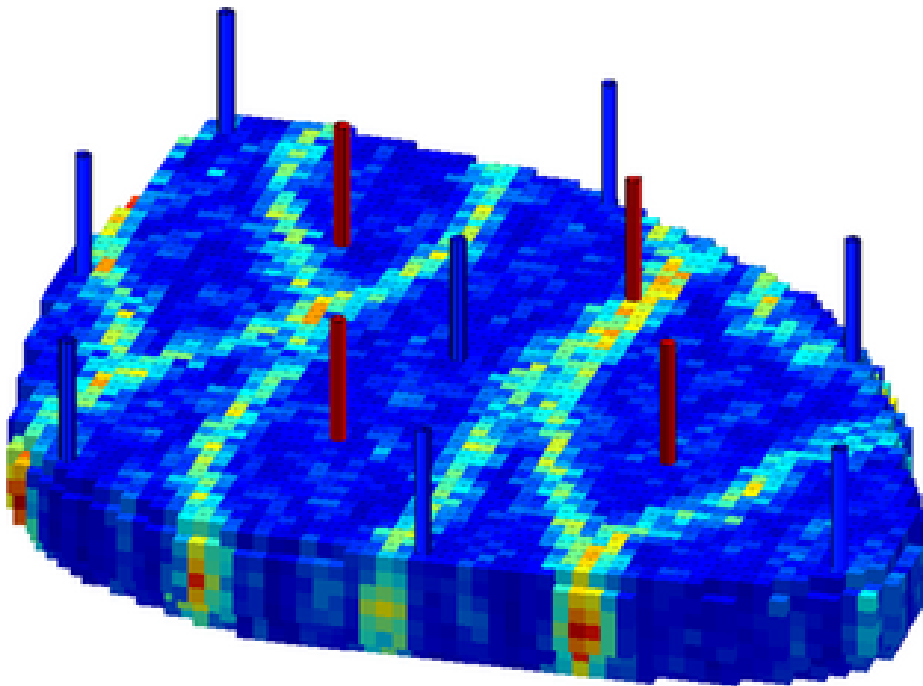


Figura 3.1: Exemplo de realização do *Egg Model* (JANSEN et al., 2014).

---

<sup>39</sup>Ver (ZANDVLIET et al., 2007).

<sup>40</sup>Ver (ESSEN et al., 2009).

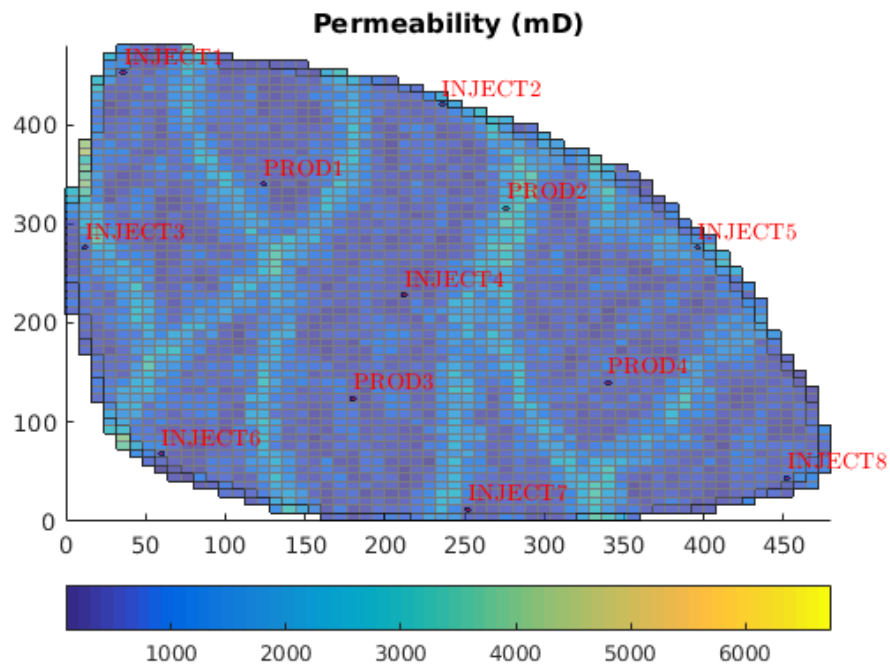


Figura 3.2: Vista de topo do *Egg Model*, evidenciando o posicionamento dos poços.

Tabela 3.1: Propriedades de rocha e fluidos do *Egg Model* (JANSEN et al., 2014).

Símbolo	Variável	Valor
$h$	Altura da malha do modelo	4 m
$\Delta x, \Delta y$	Comprimento/Largura da malha do modelo	8 m
$\varphi$	Porosidade	0.2
$c_o$	Compressibilidade do óleo	$1.0 \times 10^{-10} \text{ Pa}^{-1}$
$c_r$	Compressibilidade da rocha	$0 \text{ Pa}^{-1}$
$c_w$	Compressibilidade da água	$1.0 \times 10^{-10} \text{ Pa}^{-1}$
$\mu_o$	Viscosidade dinâmica do óleo	$5.0 \times 10^{-3} \text{ Pa s}$
$\mu_w$	Viscosidade dinâmica da água	$1.0 \times 10^{-3} \text{ Pa s}$
$k_{ro}^0$	Permeabilidade relativa <i>end-point</i> do óleo	0.8
$k_{rw}^0$	Permeabilidade relativa <i>end-point</i> da água	0.75
$n_o$	Expoente de Corey do óleo	4.0
$n_w$	Expoente de Corey da água	3.0
$s_{or}$	Saturação do óleo residual	0.1
$s_{wc}$	Saturação da água conata	0.2
$p_c$	Pressão Capilar	0.0 Pa
$\tilde{p}_r$	Pressão de Reservatório inicial (camada de topo)	$40 \times 10^6 \text{ Pa}$
$s_{w,0}$	Saturação inicial da água	0.1
$q_{w1}$	Vazões de injeção de água, por poço	$79.5 \text{ m}^3/\text{dia}$
$p_{bh}$	BHPs dos poços produtores	$39.5 \times 10^6 \text{ Pa}$
$r_{well}$	Raio do furo dos poços	0.1 m
$T$	Tempo de simulação	3600 dias

### 3.3.2 Modelo SAIGUP

O SAIGUP é, na realidade, um projeto concentrado em reservatórios na costa marítima. De acordo com Carter e Matthews, o projeto SAIGUP envolveu a criação de 400 modelos sedimentológicos que, ao serem acrescidos de falhas geológicas, geram aproximadamente 12000 reservatórios fragmentários sintéticos (CARTER; MATTHEWS, 2008).

A história do estudo do SAIGUP está diretamente relacionada com os esforços da União Europeia em reduzir o tempo de produção do primeiro óleo e melhorar a eficiência de recuperação de hidrocarbonetos em geral, destacam Manzocchi *et al.*; os principais objetivos do projeto são<sup>41</sup>:

1. Quantificar as influências da sedimentologia, estrutura e *upscaling*<sup>42</sup> em incertezas na estimativa de produção de reservatórios com diferentes propriedades sedimentológicas e estruturais;
2. Definir medidas, geologicamente relevantes, de heterogeneidade estáticas e dinâmicas de maneira a se obter melhores previsões de produção;
3. Validar conclusões utilizando dados de produção e reservatórios reais.

O modelo SAIGUP utilizado para esta pesquisa, assim como descrito no MRST, é um modelo *corner-point* constituído por 78720 células nesta realização específica; possui falhas, células inativas, componentes desconectados, porém nenhuma erosão (*pinch-outs*). Tal modelo se situa em uma malha cartesiana cujas dimensões são  $40 \times 120 \times 20$  metros; possui 10 poços, sendo 5 injetores, completados nas 12 camadas mais baixas, e 5 produtores, completados nas 14 camadas mais altas. A Figura 3.3 ilustra o modelo SAIGUP utilizado.

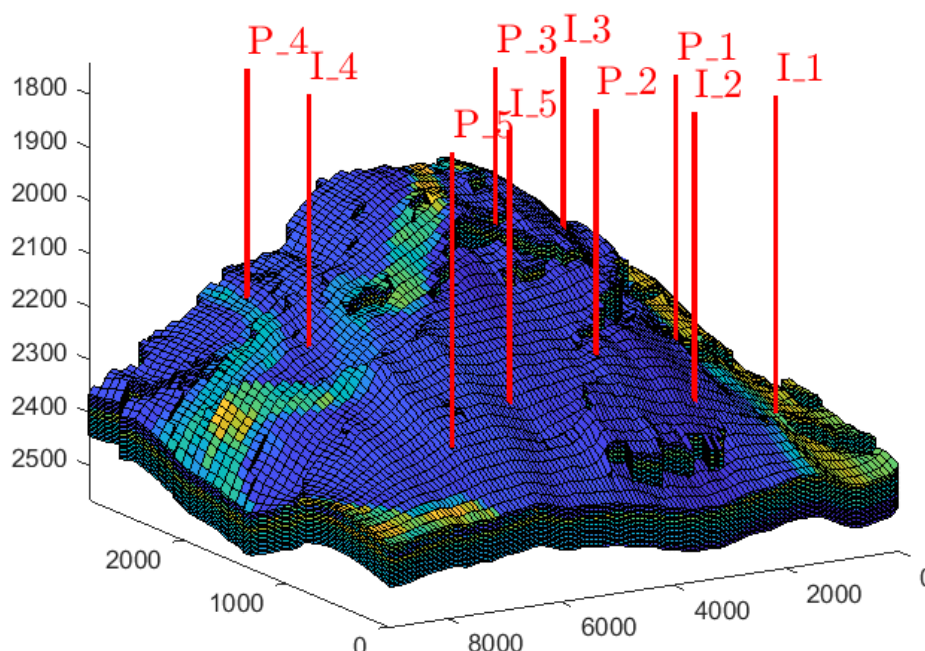


Figura 3.3: Modelo SAIGUP.

<sup>41</sup> Ver (MANZOCCHI et al., 2008).

<sup>42</sup> Mais detalhes sobre *upscaling* podem ser encontrados em (CHRISTIE, 1996).



### 3.4 Função de Custo: NPV

Como o presente estudo é um problema de otimização relacionado à produção de petróleo, e há o envolvimento de aspectos econômicos, é necessário se estabelecer uma função que seja objeto da otimização: a função objetivo.

Dos vários métodos de análise de rentabilidade e sucesso de inovações tecnológicas, um dos mais utilizados, provavelmente o mais popular e o mais sofisticado, segundo Žižlavský, é o Valor de Rede Presente, conhecido como **NPV** (*Net-Present Value*) (ŽIŽLAVSKÝ, 2014). Segundo Gallo, para se avaliar a viabilidade de um projeto, deve-se estimar o quanto é esperado de lucro a partir de investimento, em valores atuais. O NPV é um método largamente utilizado pelos seguintes motivos (GALLO, 2014):

- O NPV considera o *valor temporal* do dinheiro, isto é, o quanto uma eventual movimentação financeira futura equivale nos dias atuais;
- O NPV provê um número concreto que os administradores financeiros podem utilizar facilmente para comparar um desembolso inicial com valor de retorno presente.

Porém, Žižlavský destaca algumas limitações, muitas vezes subestimadas, do NPV como ferramenta de análise de oportunidades de inovação<sup>43</sup>:

- O fator de desconto em projetos de inovação deve ser composto de dois elementos: uma taxa livre de riscos que é normalmente considerada como a taxa de juros ofertada por laços governamentais de curto prazo, e uma taxa de risco *premium* que considera os riscos identificados, sejam eles financeiros, técnicos ou comerciais, associados ao projeto específico.
- A definição de fluxo de caixa num horizonte de longo prazo — o cálculo do NPV requer uma definição exata do fluxo de caixa a ser descontado para cada período de tempo considerado na avaliação; tal valor pode ser difícil, se não impossível, de ser determinado em projetos inovadores que possuam grande potencial a longo prazo, mas para os quais os administradores sejam impossibilitados de fazer uma análise adequada. Isso mostra que o NPV, aparentemente, discrimina injustificadamente projetos de longo prazo e mais arriscados.

A questão a ser discutida agora é: como se calcula o NPV? Gallo cita que, por mais que não se calcule essa função na mão, é útil entender a matemática por trás dela; a Definição 3.4.0.1 é um esboço matemático dos princípios que regem o NPV<sup>44</sup>.

**Definição 3.4.0.1** *A função NPV pode ser representada em sua forma básica pela expressão*

$$NPV = \sum \frac{FC^{(n)}}{(1 + b)^n}, \quad (3.4.1)$$

*em que FC é o fluxo de caixa total no período de tempo n e b o fator de desconto.*

---

<sup>43</sup>Ver (ŽIŽLAVSKÝ, 2014)

<sup>44</sup>Ver (GALLO, 2014)

Dentre os projetos em que o NPV pode ser aplicado para análise a longo prazo, se situa a perspectiva econômica da produção de petróleo. Considerando a Definição 3.4.0.1, a variável fluxo de caixa pode ser entendida como uma relação entre a rentabilidade dos produtos obtidos, como petróleo e o gás natural, e os custos envolvidos com a produção e tratamento de materiais indesejáveis e com a adoção de métodos de recuperação secundária, como a injeção de água. Utilizando-se a abordagem proposta por Fonseca *et al.*, o NPV pode ser calculado com a expressão

$$NPV = \sum_{n=1}^{N_t} \left\{ \frac{\Delta t_n}{(1+b)^{\frac{t_n}{365}}} \left[ \sum_{j=1}^{N_P} \left( r_o \overline{q_{o,j}^{(n)}} - c_w \overline{q_{w,j}^{(n)}} \right) - \sum_{k=1}^{N_I} \left( c_{wi} \overline{q_{wi,k}^{(n)}} - c_{gi} \overline{q_{gi,k}^{(n)}} \right) \right] \right\}, \quad (3.4.2)$$

em que  $N_t$  é o número de passos de tempo do projeto;  $N_P$  é o número de poços produtores e  $N_I$ , o número de poços injetores;  $r_o$  é a rentabilidade do óleo (em  $\$/STB$ )<sup>45</sup>,  $c_w$  e  $c_{wi}$  são, respectivamente, o custo de água produzida e injetada (em  $\$/STB$ ) e  $c_{gi}$  é o custo de gás injetado (em  $\$/Mscf$ )<sup>46</sup>;  $t_n$  é a medida de tempo ao final de cada passo de simulação e  $\Delta t_n$  é o comprimento do passo;  $\overline{q_{o,j}^{(n)}}$  e  $\overline{q_{w,j}^{(n)}}$  são, respectivamente, as vazões médias de água e óleo no poço produtor  $j$  no  $n$ -ésimo passo de tempo; por fim,  $\overline{q_{wi,k}^{(n)}}$  e  $\overline{q_{gi,k}^{(n)}}$  representam as vazões médias de água e de gás injetados no poço injetor  $k$  no  $n$ -ésimo passo de tempo — todas as vazões médias são dadas na unidade  $STB/dia$ . Ainda se considera, para efeitos de simplificação em problemas de otimização envolvendo engenharia de reservatório e cálculo do NPV, que não há fator de desconto ( $b = 0$ ) (FONSECA et al., 2017). Por fim, como os modelos considerados para este trabalho adotam exclusivamente o método de recuperação secundária por injeção de água, considera-se também que não há vazão de gás injetado; portanto, tem-se que  $\overline{q_{gi,k}^{(n)}} = 0, \forall k, n$ .

## 3.5 Algoritmo *Smart Reservoir*

### 3.5.1 A Função NPV Modificada

A ideia inicial considerada na concepção do *Smart Reservoir* é incluir parâmetros do reservatório no cálculo do NPV, assim avaliando-se diferentes estratégias de produção a cada momento sem que haja uma simulação inteira da vida do reservatório; em outras palavras, a estratégia de produção ótima é desenvolvida a cada passo de tempo avaliando-se o balanço entre o rendimento e a degradação do reservatório para cada estratégia de médio prazo.

De maneira a alcançar esse objetivo, faz-se necessária uma modificação na definição do NPV. Primeiramente, adotando-se as considerações anteriores de que não há fator de desconto, os custos relativos ao gás podem ser desprezados, uma vez que o algoritmo será testado em modelos *black-oil* contendo apenas água e óleo e o fato de que o problema é contínuo no tempo, a Equação (3.4.2) pode ser reescrita como

$$NPV = \int_{t_0}^{t_f} \left[ \sum_{j=1}^{N_P} (r_o q_{o,j} - c_w q_{w,j}) - \sum_{k=1}^{N_I} (c_{wi} q_{wi,k}) \right] dt. \quad (3.5.1)$$

<sup>45</sup> A unidade  $STB$ , conhecida como *Stock Tank Barrel*, equivale a 5.61 pés cúbicos a 60°F de temperatura e 14.7  $psi$  de pressão.

<sup>46</sup>  $Mscf$ : Milhares de pés cúbicos padrão, isto é, a 60°F de temperatura e 14.7  $psi$  de pressão.

Antes de se continuar com o trato da função objetivo, faz-se necessária uma simplificação, separando-se o NPV global em uma componente por poço produtor; desta forma, o fluxo de caixa pode ser escrito, a partir das Equações 3.4.0.1 e 3.5.1, como

$$C_F(t) = \sum_{j=1}^{N_P} (r_o q(t)_{o,j} - c_w q(t)_{w,j}) - \sum_{k=1}^{N_I} (c_{wi} q(t)_{wi,k}). \quad (3.5.2)$$

O fluxo de caixa ainda pode ser separado para cada poço produtor; utilizando-se os mesmos como índices, a Equação (3.5.2) pode ser reescrita, para cada poço produtor  $P$ , como

$$C_F(t, P) = (r_o q(t)_{o,P} - c_w q(t)_{w,P}) - \sum_{k=1}^{N_I} (c_{wi} q(t)_{wi,k}). \quad (3.5.3)$$

Devido ao fato de que as zonas de drenagem de cada poço produtor possuem interseções pequenas entre si, pode-se considerar os comportamentos dinâmicos de cada produtor fracamente conectados aos demais. Portanto, pode-se escrever o NPV para cada poço  $P$  como se segue:

$$NPV(t, P) = \int_{t_0}^{t_n} C_F(t, P) dt. \quad (3.5.4)$$

O problema de se obter o melhor NPV a cada passo de tempo pode ser visto como uma questão de se controlar cada poço individualmente de maneira que seu NPV — como define a Equação (3.5.4) — seja maximizado; entretanto, tal função objetivo pode ser reescrita para que haja um melhor uso dos parâmetros do reservatório, assim fazendo-se uma melhor avaliação da estratégia de produção a cada passo de tempo. Uma forma de se fazer isso é por meio da mudança da variável de integração; ao invés de se utilizar o tempo, passa-se a considerar a saturação na vizinhança dos poços, já que ela pode ser obtida facilmente por meio das vazões de óleo e água. Portanto, ao invés de se utilizar a Equação (3.5.4), a função objetivo utilizada para se determinar o controle de cada poço produtor passa a ser

$$\widetilde{NPV}(s, P) = \int_{s_0}^{s_f} \frac{C_F(s, P)}{ds/dt} ds, \quad (3.5.5)$$

em que  $ds/dt$  é a variação temporal da saturação no poço  $P$ . Esta integral possui contornos mais identificáveis, visto que a saturação inicial é conhecida e o final do intervalo é a menor saturação de óleo viável para se produzir. Sendo assim, a Equação (3.5.5) é a função a ser testada em cada poço, com vistas de se obter a melhor estratégia de produção durante a vida útil do reservatório.

### 3.5.2 Núcleo do Algoritmo

O problema de se encontrar a melhor estratégia de controle em cada poço de maneira a se obter o melhor NPV possível durante uma simulação de reservatório não é trivial; trata-se de um problema de complexidade no mínimo exponencial, podendo ser classificado como um problema NP-completo<sup>47</sup>.

<sup>47</sup>Maiores detalhes sobre problemas NP podem ser encontrados em (WELCH, 1982).

Além das dificuldades computacionais de se encontrar um esquema ótimo de produção para um dado reservatório, há as dificuldades matemáticas; é inviável tentar se obter, por exemplo, as zonas de convexidade de uma função como o NPV considerando um reservatório, uma vez que suas variáveis dependentes se comportam de acordo com relações matemáticas não tão triviais, como a lei de Darcy. Como não se pode fazer nenhuma afirmação sobre a convexidade da função objetivo, não se pode aplicar o Teorema 2.4.4.7 nem as condições KKT para se realizar a otimização desejada. Tendo-se ainda o fato de que o NPV não é uma função facilmente diferenciável, e não se pode afirmar, com certeza, que ela é Gâteaux ou Fréchet diferenciável, de acordo com os conceitos da Seção 2.4, não é trivial utilizar métodos de gradiente descendente nessa situação.

A ideia da solução proposta é fazer avaliações de diferentes estratégias de produção a médio prazo, a cada passo de tempo; contudo, não é prudente tentar considerar todos os valores possíveis para o controle dos poços, fazendo-se a técnica da “força bruta”; tal alternativa é inviável computacionalmente. Ao invés de se fazer uma busca exaustiva da melhor configuração dos poços, pode-se escolher, de um conjunto finito de estratégias, uma que produza o melhor resultado, em termos de NPV, em determinado passo de tempo; essa estratégia escolhida se torna o ponto de partida para outro conjunto finito de estratégias a serem testadas no próximo passo, repetindo-se esse algoritmo durante a vida útil do reservatório. A Figura 3.4 ilustra o comportamento de cada forma de busca de soluções até aqui descrita.

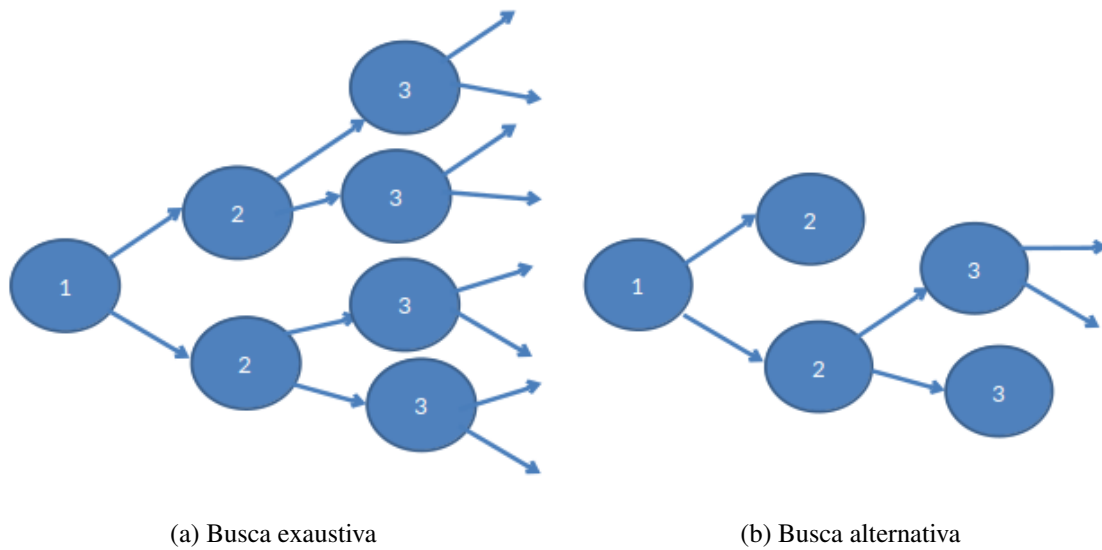


Figura 3.4: Estratégias de busca de solução (FORTALEZA, 2012).

Pode-se entender o *Smart Reservoir* como um algoritmo de busca de caminho ótimo de controle dos poços produtores; tal controle é dado pela variação de pressão em cada poço. A cada passo de tempo, são examinadas algumas possibilidades de pressão de todos os poços produtores, calculando-se o NPV modificado de cada situação examinada. O conjunto de pressões que resulta no melhor resultado da função objetivo é então usado como base para a geração do próximo conjunto de possibilidades de controle, a ser avaliado no próximo instante de tempo — a Figura 3.4b. Após cada passo do algoritmo, é calculado, então, o NPV segundo a Equação (3.4.2), que é salvo. A condição de parada do *Smart Reservoir* está diretamente relacionada ao NPV; caso se detecte que, em determinado tempo, o NPV se tornou negativo, isto é, passa-se a ocorrer prejuízos na produção, o algoritmo é interrompido.

A escolha de possibilidades de controle para os poços produtores, por meio de suas pressões, segue um padrão específico: a partir da condição inicial, cada uma das estratégias de controle a ser testada é obtida a partir de uma variação nas pressões de cada poço utilizando-se uma taxa específica de variação, chamada  $\delta_W$ . Assumindo-se que cada conjunto de possibilidades tenha  $n_{bhp}$  vetores de pressão dos poços, e  $\mathbf{p}_W^{(n)}$  o estado de controle dos poços no  $n$ -ésimo passo de tempo, o conjunto de pressões a serem testadas no próximo instante é dado por

$$\mathbf{p}_W^{(n+1)} = \mathbf{p}_W^{(n)} \pm N\delta_W, \quad (3.5.6)$$

em que  $N$  é um número inteiro que pode ser obtido utilizando-se a relação

$$N = \left\lfloor \frac{n_{bhp} + 1}{2} \right\rfloor - i, \quad i = 1, \dots, n_{bhp}. \quad (3.5.7)$$

No caso especial da primeira iteração, em que se deseja prioritariamente abrir os poços, isto é, diminuir sua pressão de maneira que se aumente a vazão de fluidos do reservatório — no início, a saturação do óleo é maior; portanto, aumentando-se a vazão dos poços, aumenta-se a produção dos hidrocarbonetos, o que é desejável —, o cálculo das pressões se dá da seguinte forma:

$$\mathbf{p}_W^{(1)} = \mathbf{p}_W^{(0)} - i\delta_W, \quad i = 0, \dots, n_{bhp} - 1. \quad (3.5.8)$$

Por fim, analisando-se as entradas e as saídas do *Smart Reservoir*, conclui-se que as entradas consistem primariamente dos parâmetros do reservatório e o estado inicial das pressões em cada poço, além da formulação da taxa de variação. As saídas de interesse são o NPV total estimado utilizando-se a Equação (3.4.2), o número de passos de tempo em que a produção se manteve viável e uma matriz contendo todas as pressões de cada poço obtidas durante o algoritmo. O *Smart Reservoir*, em resumo, pode ser escrito da seguinte forma:

1. Inicialize o reservatório e as pressões de cada poço;
2. Estabeleça  $n_{bhp}$  vetores de pressão, conforme as Equações (3.5.6) e (3.5.8);
3. Para cada vetor de pressão obtido, simule o reservatório e calcule o NPV modificado com a Equação (3.5.5) para cada poço;
4. Atualize as pressões de cada poço com aquelas que resultaram nos melhores valores do NPV modificado;
5. Salve as pressões obtidas em uma matriz de controle;
6. Simule novamente o reservatório, utilizando as pressões ótimas obtidas, e avalie o NPV normal por meio da Equação (3.4.2);
7. Atualize as taxas de variação, se necessário, e as condições iniciais do reservatório para a próxima simulação;
8. Se o NPV normal for positivo, incremente o passo de tempo e volte ao Passo 2; caso contrário, prosseguir com o próximo Passo;

9. Obter a soma cumulativa de todos os NPVs normais positivos;
10. Salve o NPV total, o número de passos de tempo e a matriz de controle;
11. Fim do algoritmo.

### **3.5.3 Métodos Adicionais**

## **3.6 O *Smart Reservoir* e a Programação Paralela**

## Capítulo 4

# Execução e Resultados do Algoritmo *Smart Reservoir*

### 4.1 Introdução

Este capítulo é destinado à apresentação e discussão dos resultados da implementação do algoritmo *Smart Reservoir* no MRST. Primeiramente, são apresentados os resultados dos testes utilizando o modelo *Egg Model*; vários resultados são propostos de acordo com a construção do algoritmo vista no Capítulo 3. Em seguida, o mesmo *Smart Reservoir* é testado com um modelo SAIGUP, e seus resultados coletados. Por fim, é feita uma discussão dos dados obtidos, tomando-se por base simulações dos modelos sem a estratégia de otimização e, no caso do *Egg Model*, alguns resultados encontrados na literatura.

### 4.2 Execução Utilizando o *Egg Model*

Inicialmente, é tomado o *Egg Model* como modelo de reservatório a ser utilizado para se verificar o comportamento do *Smart Reservoir*. Por ser o mais simples dos modelos utilizados nesta pesquisa, o *Egg Model* foi utilizado em várias simulações, evidenciando a construção do algoritmo proposto. No total, são 5 simulações, que serão denominadas *fases*. A Tabela 4.1 mostra alguns dados comuns para todas as fases, evidenciando o estado inicial do reservatório.

Tabela 4.1: Parâmetros iniciais do *Egg Model* para todas as simulações.

Descrição	Valor
Pressão de reservatório	400 bar
BHP de todos os produtores	385 bar
Vazões de injeção para os injetores	60 $m^3$ /dia
Saturação inicial de óleo	0.9
Saturação inicial de água	0.1

Em cada fase, a cada iteração, são analisadas paralelamente 7 diferentes possibilidades de configuração

de pressão nos poços produtores. A taxa de variação de pressão considerada a cada passo tempo é dada por

$$\delta_W^{(n+1)} = k_\delta \max \left( \kappa, h \left( s_o^{(n-1)} - s_o^{(n)} \right) \right), \quad (4.2.1)$$

em que  $k_\delta$  é um fator de escala,  $\kappa$  é um valor fixo mínimo considerado de forma a se evitar erros de simulação,  $h$  é um peso para a variação de saturação e  $s_o^{(n)}$  é a saturação de óleo no  $n$ -ésimo passo de tempo, considerada no ponto de encontro entre o poço produtor e o reservatório (lembrando que, caso não haja erros de simulação,  $s_o^{(n-1)} \geq s_o^{(n)}$ ). No caso da primeira iteração, considerou-se  $\delta_W^{(1)} = k_\delta \kappa$ . A Tabela 4.2 mostra o valor de cada uma das constantes que formam a taxa de variação dos poços produtores, em cada simulação realizada com o *Egg Model*.

Tabela 4.2: Constantes da taxa de variação utilizadas nas simulações envolvendo o *Egg Model*.

Fase	$k_\delta$	$\kappa$	$h$
1	1.75	$10^{-5}$	0
2	1.75	$10^{-5}$	0
3	7	$10^{-5}$	0
4	7	$10^{-4}$	$10^{-3}$
5	1.75	$10^{-3}$	$10^{-2}$

Em cada fase considerada no estudo do *Smart Reservoir* utilizando o *Egg Model*, foram realizadas três simulações: uma padrão, sem nenhum algoritmo implementado (denominada CI — *constant injection*); utilizando as configurações dos poços injetores proposta por Fonseca *et al.*<sup>48</sup>; e uma simulação utilizando o *Smart Reservoir*, que também pode ser chamado de *Smart CI*, referenciando-se o fato de que, em condições normais, as vazões de injeção de água serão mantidas constantes.

A fase 1 do estudo com o *Egg Model* consistiu de uma simulação em que a janela temporal onde são feitas as comparações entre as possibilidades de controle é simples, isto é, cada janela é de um passo apenas. É considerada a fase do ponto de partida da construção do *Smart Reservoir*. A Figura 4.1 ilustra o controle de pressão obtido, enquanto que a Figura 4.2 mostra, respectivamente, as curvas de NPV de cada uma das simulações consideradas e um destaque dessas curvas no tempo total de produção do reservatório sob uso do *Smart Reservoir*. Os resultados referentes às vazões de água e óleo em cada poço produtor se encontram no Apêndice A.

<sup>48</sup>Os dados foram tomados do algoritmo que produziu os melhores resultados econômicos, o ssStoSAG (FONSECA *et al.*, 2017)



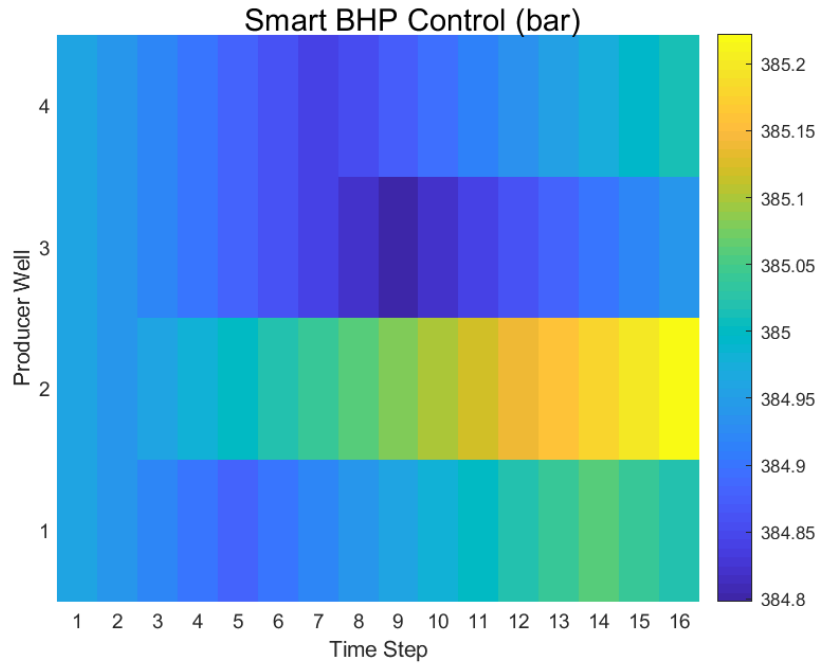


Figura 4.1: Controle de pressão do *Egg Model*, fase 1

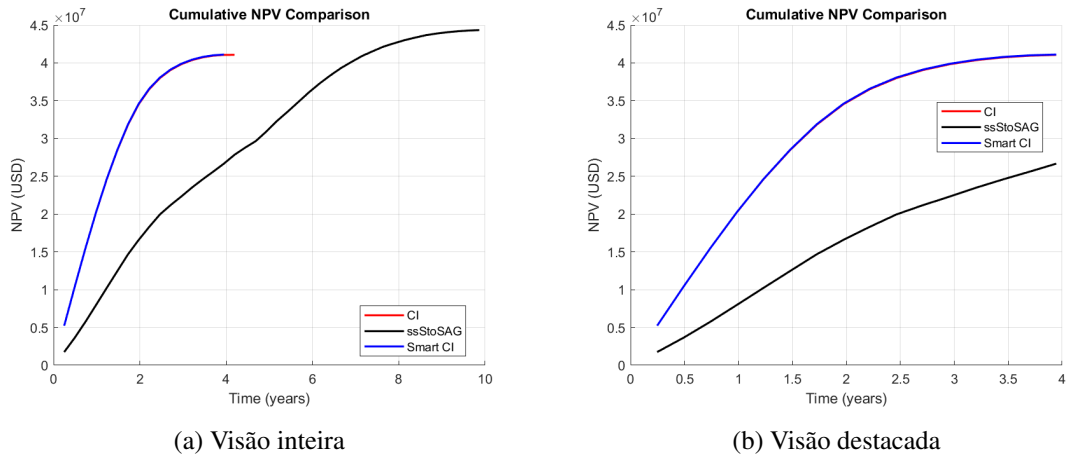


Figura 4.2: NPVs resultantes do *Egg Model*, fase 1

A fase 2 das simulações propostas para o *Egg Model* tomou por base as mesmas constantes de cálculo da taxa de variação presentes na fase 1; porém, foi considerada uma janela de tempo dupla, ou seja, a janela de predição. O controle de pressões resultante é representado na Figura 4.3, enquanto que as curvas de NPV obtidas são apresentadas na Figura 4.4. Os resultados das vazões de água e óleo em cada poço produtor se encontram no Apêndice B.

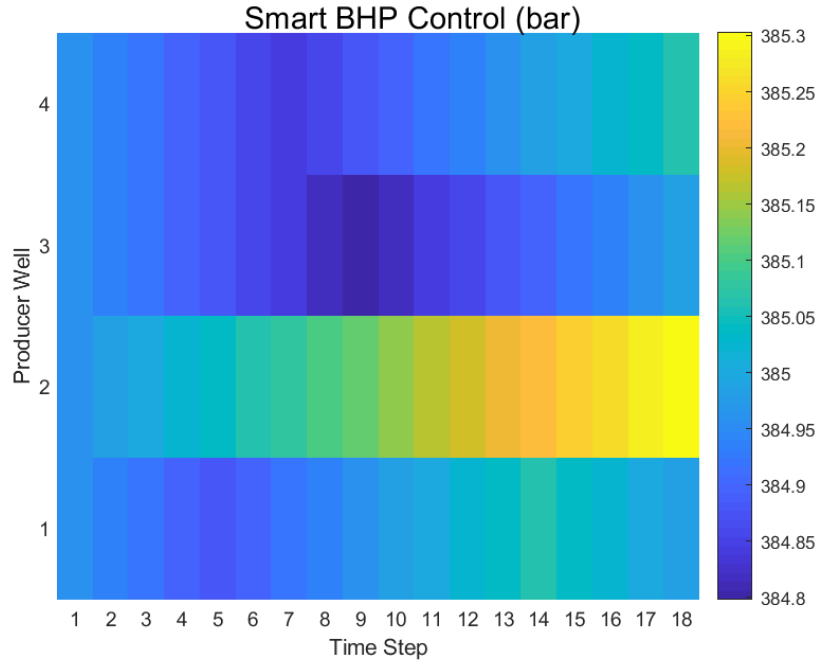


Figura 4.3: Controle de pressão do *Egg Model*, fase 2

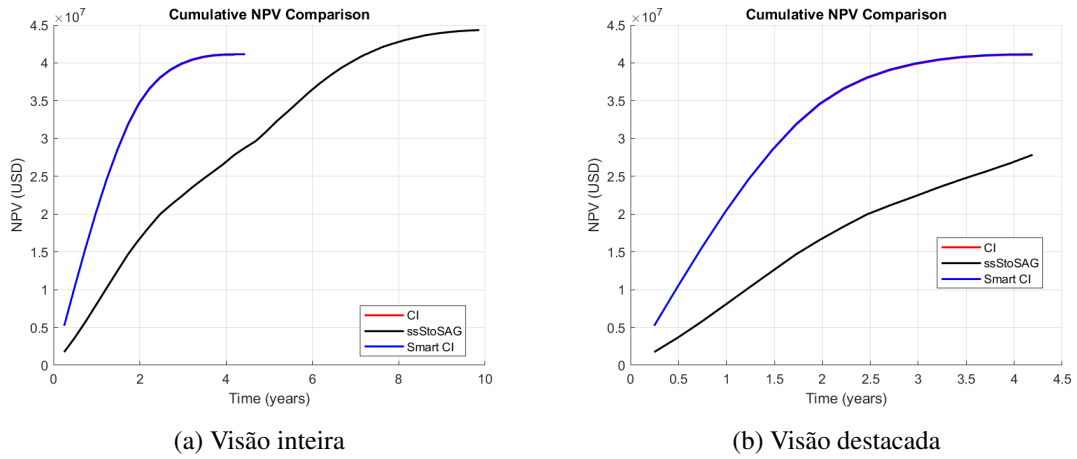


Figura 4.4: NPVs resultantes do *Egg Model*, fase 2

A fase 3 pode ser considerada uma fase de ajuste da taxa de variação em relação à fase 2; foi testado o limite de ajuste dos valores de  $\delta_W$ , mantido constante, que permitem uma simulação sem a presença de erros numéricos. As Figuras 4.5 e 4.6 mostram, respectivamente, o controle de pressões e as curvas de NPV desta fase. As vazões de água e óleo em cada poço produtor são apresentadas no Apêndice C.

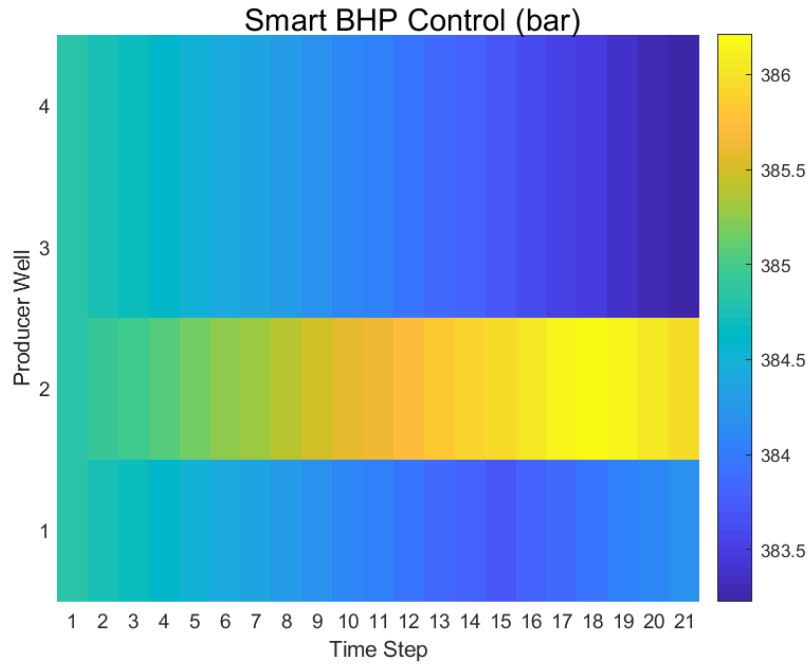


Figura 4.5: Controle de pressão do *Egg Model*, fase 3

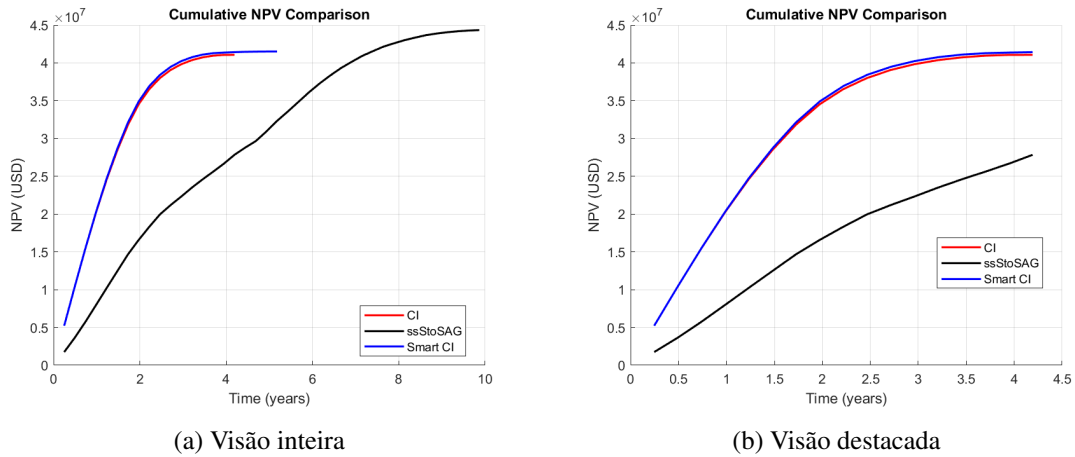


Figura 4.6: NPVs resultantes do *Egg Model*, fase 3

Feitas as simulações considerando taxas de variação de pressão constantes, procedeu-se às simulações em que tais taxas passam a depender da saturação. A fase 4 é a primeira simulação neste sentido, em que há agora um peso sobre a variação de saturação a cada passo de tempo. O controle de pressões resultante é mostrado na Figura 4.7, enquanto que as curvas de NPV obtidas são ilustradas na Figura 4.8. Os resultados referentes às vazões de água e óleo em cada poço produtor se encontram no Apêndice D.

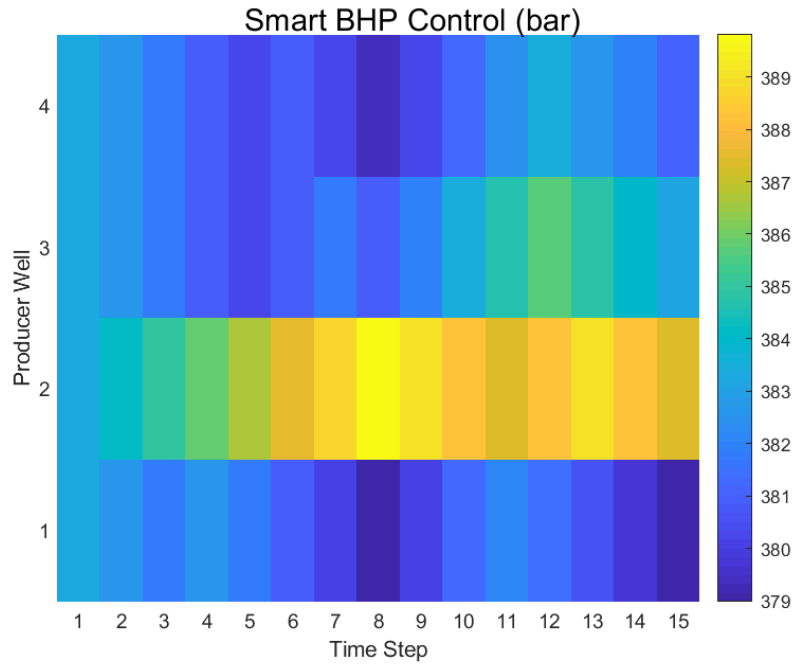


Figura 4.7: Controle de pressão do *Egg Model*, fase 4

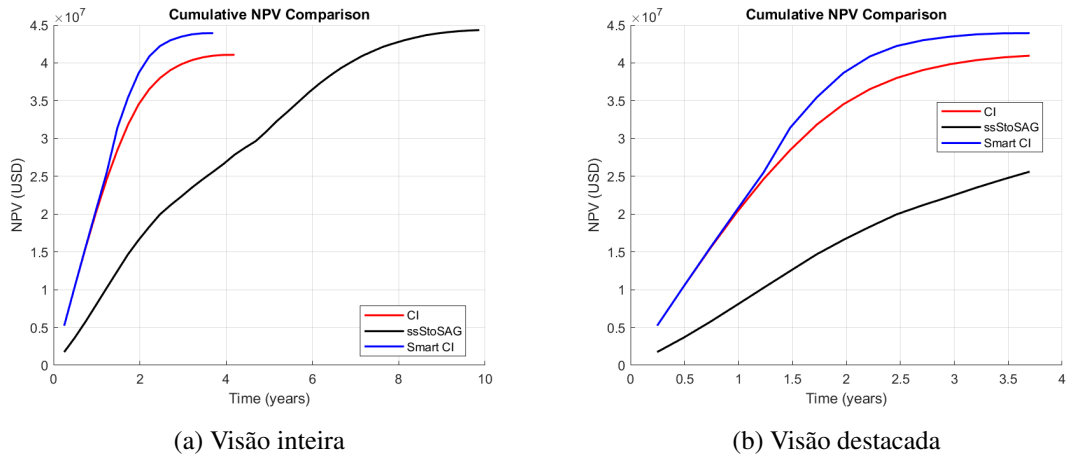


Figura 4.8: NPVs resultantes do *Egg Model*, fase 4

Por fim, a fase 5 do *Egg Model* consiste na simulação completa, com janela de predição, taxas de variação de pressão dependentes da saturação dos poços e a adição do fator percentual de correção numérica  $b_{\%} = 4\%$ . Os resultados de controle de pressão e as curvas de NPV são apresentados, respectivamente, nas Figuras 4.9 e 4.10. O Apêndice E contém os resultados das vazões de óleo e água em cada poço produtor.

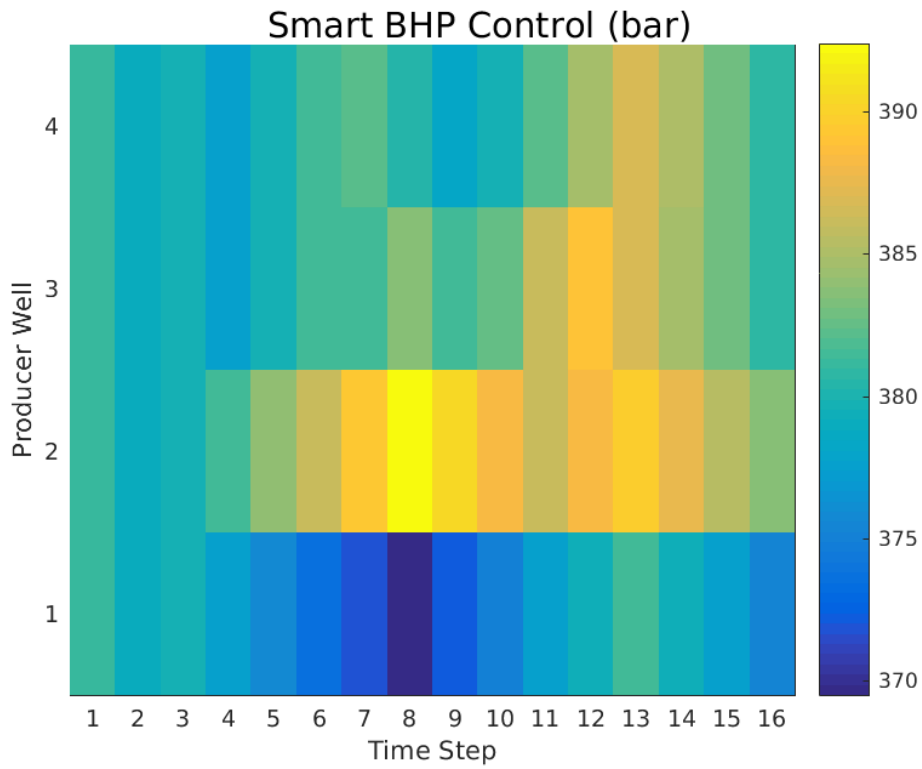


Figura 4.9: Controle de pressão do *Egg Model*, fase 5

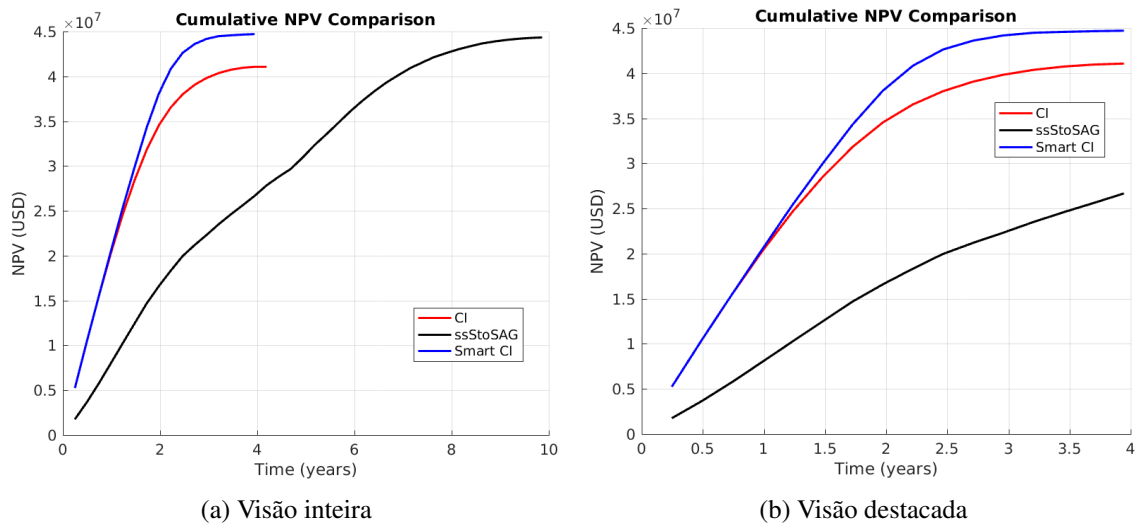


Figura 4.10: NPVs resultantes do *Egg Model*, fase 5

Nota-se que, observando-se o comportamento dos resultados de cada fase considerada, há um senso de progressão do *Smart Reservoir* à medida em que passos complementares são adicionados ao mesmo. Todas as simulações foram realizadas no MRST versão 2018a, considerando-se que o tipo do simulador é o *black oil*; além disso, cada passo de tempo, em todas as simulações do *Egg Model*, foi de 90 dias.

### 4.3 Execução Utilizando o Modelo SAIGUP

Enquanto o *Egg Model* foi utilizado nas simulações preliminares do *Smart Reservoir*, evidenciando a construção do algoritmo, o SAIGUP foi utilizado para se obter resultados em um modelo de reservatório mais complexo e mais próximo de reservatórios reais. Ao contrário das simulações já tomadas, não se dispõe de resultados na literatura de NPVs para a configuração de poços do modelo SAIGUP utilizado; portanto, o NPV resultante será obtido apenas das simulações com a presença ou não do *Smart Reservoir*. A obtenção da taxa de variação das pressões é feita utilizando-se a Equação (4.2.1), com as mesmas condições iniciais apresentadas nas simulações do *Egg Model*. Além disso, todas as simulações do SAIGUP contaram com o fator de correção numérica  $b\% = 1\%$ .

No caso do SAIGUP, foram feitas duas classes de simulações, considerando dois valores constantes de injeção distintos: na primeira simulação, denominada *SAIGUP de longo prazo*, foi considerado um valor de injeção menor, tal que o tempo total de produção seja considerável; na segunda simulação, o *SAIGUP de curto prazo*, as vazões de injeção foram aumentadas, de maneira a se obter um tempo de simulação mais compatível com a situação de um reservatório real. A Tabela 4.3 mostra os parâmetros das simulações efetuadas, juntamente com as constantes das taxas de variação de pressão.

Tabela 4.3: Parâmetros para as simulações envolvendo SAIGUP.

Descrição	Valor
BHP de todos os produtores	300 bar
Vazões de injeção de longo prazo	$500 \text{ m}^3/\text{dia}$
Vazões de injeção de curto prazo	$5000 \text{ m}^3/\text{dia}$
Saturação inicial de óleo	1.0
Saturação inicial de água	0.0
Taxa de variação, constante $k_\delta$	1
Taxa de variação, constante $\kappa$	$10^{-5}$
Taxa de variação, constante $h$	$10^{-3}$

A primeira simulação, a de longo prazo, teve como tempo de simulação total 127 anos, sem a adição de qualquer algoritmo. Nota-se que é um tempo considerado muito grande para se operar um reservatório, visto que a rentabilidade do negócio tende a diminuir com o tempo, segundo a própria definição do NPV. Portanto, o uso do *Smart Reservoir* é significativamente interessante neste caso, tendo em vista o objetivo principal de se acelerar a produção. Da mesma forma como foi procedido com o *Egg Model*, foram consideradas, a cada passo de tempo, 7 possibilidades de pressão para os poços. Além disso, foi considerada também a janela de predição, de 2 passos normais. A Figura 4.11 apresenta o controle de pressões resultante, enquanto que a Figura 4.12 mostra as curvas de NPV, em visão integral e destacada, respectivamente. Por fim, os dados de vazão de óleo e água obtidos, para cada poço produtor, se encontram no Apêndice G. No caso do SAIGUP de longo prazo, cada passo de tempo considerado é de 1 ano.

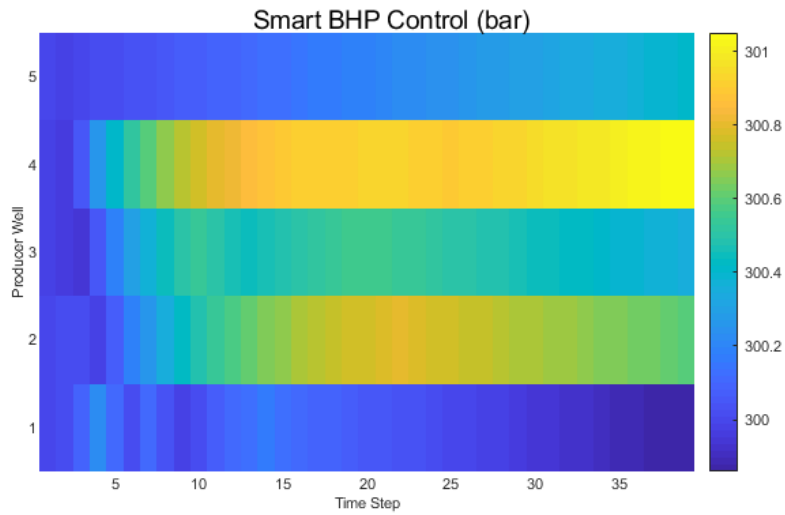
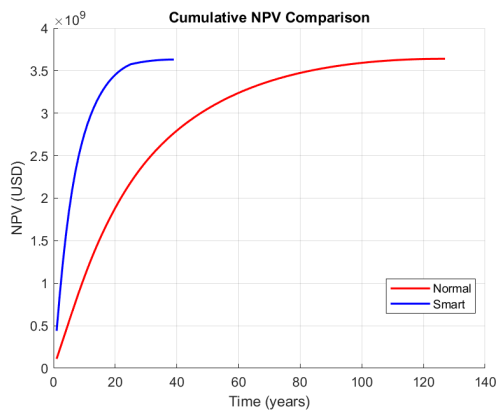
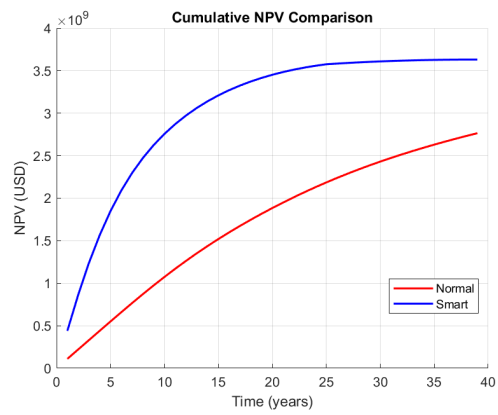


Figura 4.11: Controle de pressão do SAIGUP de longo prazo



(a) Visão inteira



(b) Visão destacada

Figura 4.12: NPVs resultantes do SAIGUP de longo prazo

A segunda simulação envolvendo o SAIGUP foi a simulação de curto prazo. Quase todos os parâmetros foram mantidos, excetuando-se as vazões de injeção para os injetores, que foram aumentadas, e o comprimento de cada passo de tempo, que é de 90 dias, como no *Egg Model*. A ideia de se aumentar as vazões de injeção foi de encurtar a vida útil do reservatório, considerando tempos de produção factíveis para situações reais. As Figuras 4.13 e 4.14 mostram, respectivamente, os controles de pressão e as curvas de NPV ao final da simulação. Os resultados de vazão se encontram no Apêndice F.

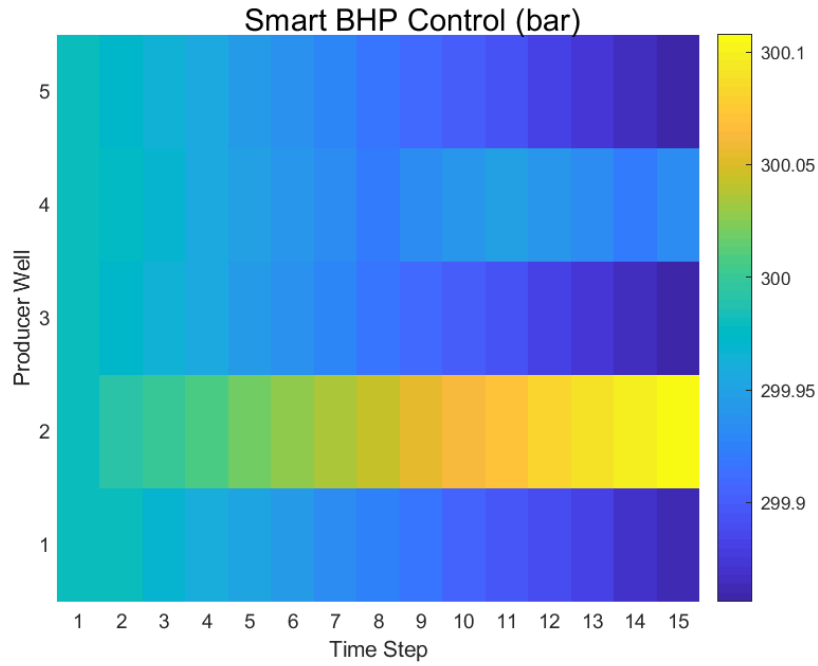


Figura 4.13: Controle de pressão do SAIGUP de curto prazo

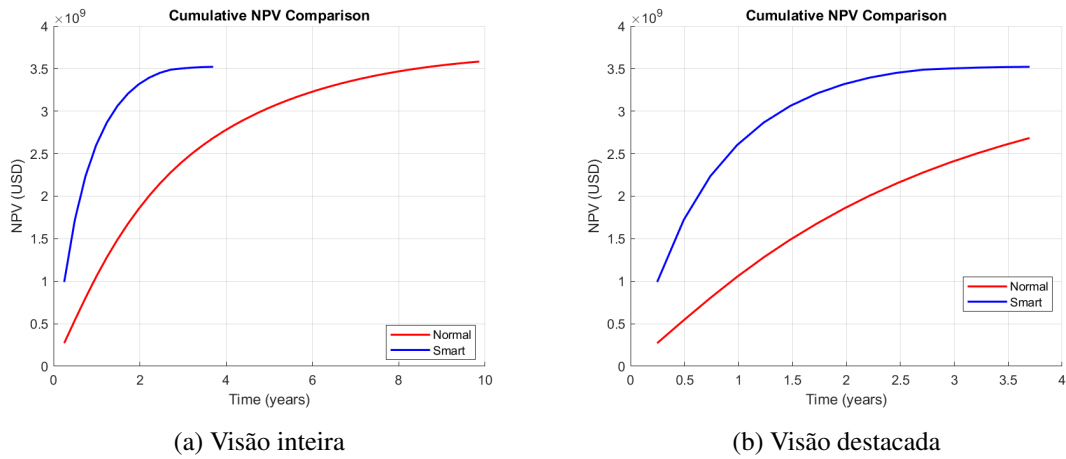


Figura 4.14: NPVs resultantes do SAIGUP de curto prazo

## 4.4 Discussão dos Resultados

A primeira análise da execução do *Smart Reservoir* leva em conta um modelo mais simples, o *Egg Model*, no qual foi possível realizar várias simulações, de maneira a evidenciar a construção e os testes de taxas de variação de pressão na solução proposta.

A ideia central de se dividir os testes do *Egg Model* em cinco fases foi não só de mostrar a evolução de como o *Smart Reservoir* foi construído, e quais adendos foram feitos ao longo do problema; um outro motivo do número de simulações feitas com o *Egg Model* foi, através de testes sobre a taxa de variação das pressões, sobretudo sobre sua ordem de grandeza, testar a estabilidade até onde o algoritmo continuava



estável numericamente antes de se progredir com os adicionais, como a taxa dependente da saturação dos poços e o fator de correção numérica; este último sendo um importante fator adicionado à função NPV modificada, de maneira a evitar inconsistências quando a variação de saturação em dado poço produtor tende a zero.

Ao se fazer a análise dos resultados obtidos com a implementação do *Smart Reservoir*, duas variáveis importantes foram consideradas: o NPV e o número de passos de tempo até que o NPV passe a decrescer (o ponto de parada do algoritmo). No caso do NPV, foi feita uma análise quantitativa, isto é, o quanto foi gerado ao final de cada fase, comparando-o com o que foi encontrado na literatura e com o gerado sem nenhum algoritmo de otimização. Em termos de tempo de simulação, foi considerado o quanto ele foi reduzido, na implementação do *Smart Reservoir* em todas as fases propostas, em relação aos 40 passos utilizados por Fonseca *et al.*<sup>49</sup>. A Tabela 4.4 faz um comparativo das variáveis citadas entre cada fase do *Smart Reservoir*, o modelo sem algoritmo de otimização e a solução encontrada na literatura.

Tabela 4.4: Resultados de NPV e tempo para as simulações envolvendo o *Egg Model*

<b>Simulação</b>	<b>NPV (<math>\times 10^6</math> USD)</b>	<b>Passos de tempo (90 dias)</b>
Normal	41.07	17
Literatura	44.35	40
<i>Smart</i> , fase 1	41.11	16
<i>Smart</i> , fase 2	41.14	17
<i>Smart</i> , fase 3	41.43	17
<i>Smart</i> , fase 4	43.94	15
<i>Smart</i> , fase 5	44.71	16

Analisando-se a Tabela 4.4, pode-se afirmar que há uma progressão nos valores de NPV à medida em que se prossegue com os ajustes na taxa de variação das pressões e se adiciona passos extras ao *Smart Reservoir*. Na sua implementação mais simples, sem a janela de predição, há uma sensível melhoria do NPV, mas muito pequena para considerar a utilização do algoritmo. A adição da janela de precisão, por si só, também contribui, porém a variação é também insuficiente para justificar o uso do algoritmo.

O ganho com NPV passa a ser notado na fase 3 da simulação, em que a taxa de variação das pressões é elevada em relação às fases anteriores; isto foi feito de modo a se testar os limites de estabilidade numérica do algoritmo. Na fase 4, já se considera a taxa variável dependente da saturação; o NPV resultante é consideravelmente maior do que nas fases anteriores, chegando próximo aos patamares desejados<sup>50</sup>; contudo, a fase 4 é incompleta no sentido de que não há o fator de correção numérica, fato esse que, em determinados casos, contribui para inconsistências no cálculo do NPV modificado. A adição desse fator, aliada a uma nova elevação das taxas de variação de pressão, contribui para um incremento ainda maior do NPV, como pode ser visto observando-se o resultado da fase 5.

Ao final das simulações, não somente se obteve um NPV equivalente ao encontrado utilizando-se o algoritmo proposto por Fonseca *et al.*, como também foi possível reduzir o tempo de simulação para 40% do original. Essa redução se faz interessante se for feita a consideração de que, em situações reais, o NPV é

<sup>49</sup>Ver (FONSECA et al., 2017)

<sup>50</sup>Esse patamar é o resultado simulado do algoritmo ssStoSAG, proposto em (FONSECA et al., 2017).

afetado por um fator de desconto ao longo do tempo<sup>51</sup>. Além da vantagem de se reduzir o tempo em termos de análise econômica, tem o fato de que os custos computacionais são significativamente reduzidos; uma simulação de *Smart Reservoir* com o *Egg Model*, na fase 5, é equivalente, em termos computacionais, a 15 simulações normais, cada uma durando 4 anos. Para se ter uma ideia da magnitude dessa economia de custo computacional, Fonseca *et al.* obtêm seu valor de NPV após 4000 simulações (FONSECA *et al.*, 2017); portanto, o uso do *Smart Reservoir* representou uma economia de custo de mais de 95%, mantendo um NPV próximo à meta e reduzindo o tempo de produção.

No tocante ao comportamento das pressões nos poços, percebe-se que eles seguem um comportamento em comum: inicialmente abertos, eles tendem a aumentar suas pressões, aproximando-se da pressão de reservatório, à medida em que a frente de água os alcança; a partir de determinado momento, como a produção de água se torna muito grande, o esforço é direcionado no sentido de se tentar obter o máximo de óleo possível; conseqüentemente, os poços têm sua pressão reduzida. Esse efeito, no caso do *Egg Model* utilizado, é mais pronunciado no poço produtor 2, tendo em vista que o mesmo se encontra numa região de permeabilidade maior que a dos demais. Além disso, nota-se que a tendência do poço produtor 1, antes de seguir o comportamento normal dos outros poços, é a de inicialmente diminuir sua pressão, aumentando a vazão dos líquidos que o mesmo produz; isso se deve ao fato de que, como o poço 1 é o que se encontra mais longe dos injetores que o cercam, a frente de água demora mais para alcançá-lo, permitindo uma recuperação maior de óleo no começo da produção.

Em termos de vazão de água e de óleo nos poços produtores do *Egg Model*, percebe-se que, mesmo as curvas obtidas com o *Smart Reservoir* não sendo suaves, elas seguem o comportamento da simulação sem otimização. A tendência é de uma produção maior de fluidos em cada poço, à exceção do poço 2, cujas pressões se aproximam mais da pressão de reservatório. Nota-se também uma queda na produção de água próximo ao final da simulação, evidenciando a redução da injeção forçada pelo *Smart Reservoir* por motivos de insuficiência de NPV para cobrir os custos com a injeção de água.

Após a análise e discussão dos resultados obtidos com o *Egg Model*, considera-se agora os resultados utilizando o SAIGUP. O modelo disponível para o estudo possui uma quantidade de poços produtores inferior à dos modelos comumente utilizados na literatura — Carter e Grema *et al.* utilizam, por exemplo, oito poços produtores<sup>52</sup>, enquanto que o modelo disponível possui apenas cinco. O número reduzido de produtores resulta em um período de produção estendido e em uma produção de óleo menor que a possível, considerando que, inicialmente, apenas a fase óleo está presente no reservatório, conforme dados da Tabela 4.3.

Em termos de NPV e tempo de exploração, em ambos os casos do SAIGUP o NPV resultante pode ser considerado equivalente nas situações normal e com a implementação do *Smart Reservoir*; no entanto, percebe-se uma drástica redução no tempo total de simulação em ambos os casos: para aproximadamente 37.5% do tempo original para o caso de curto prazo e para menos de 35% do tempo original no caso de longo prazo, confirmando, assim, o cumprimento da ideia central da solução proposta. A Tabela 4.5. apresenta os resultados obtidos com o SAIGUP. Além da economia de tempo e a obtenção do NPV semelhante ao desejado, percebe-se que, particularmente no SAIGUP de longo prazo, a simulação com o *Smart Reservoir* equivale a uma simulação normal de 4 anos e meio.

---

<sup>51</sup>Ver (ŽIŽLAVSKÝ, 2014)

<sup>52</sup>Ver (CARTER; MATTHEWS, 2008) e (GREMA *et al.*, 2017)

Tabela 4.5: Resultados obtidos com o SAIGUP

<b>Simulação</b>	<b>NPV (<math>\times 10^9</math> USD)</b>	<b>Passos de tempo</b>	<b>Comprimento do passo</b>
Normal, curto prazo	3.58	40	90 dias
<i>Smart</i> , curto prazo	3.52	15	90 dias
Normal, longo prazo	3.64	127	1 ano
<i>Smart</i> , longo prazo	3.63	39	1 ano

Analisando-se os controles de pressão obtidos (Figuras 4.11 e 4.13), nota-se que, a exemplo do *Egg Model*, os poços produtores encontram-se inicialmente abertos; a tendência é que, ao longo do tempo, a pressão nos poços aumente, devido à presença da frente de água nos mesmos; logo após esse aumento no BHP, os poços passam a produzir mais água do que óleo, razão pela qual, depois de determinado tempo, a pressão nos produtores começa a cair, possibilitando uma maior produção de fluidos e, consequentemente, um maior aproveitamento de óleo do reservatório. No caso do SAIGUP de curto prazo, o efeito da queda final de pressão é observado apenas no produtor 4 (os outros poços não chegam à fase de queda de pressão quando é detectado NPV negativo), enquanto que no de longo prazo o comportamento esperado, tanto a subida inicial quanto a queda de pressão, pode ser observado em todos os poços.

Analisando-se as curvas de vazão de óleo e água das simulações efetuadas com o SAIGUP, presentes nos Apêndices G e F, nota-se que o comportamento dos gráficos é suave, com um decaimento próximo ao exponencial no caso das vazões de óleo; entretanto, como há uma fase do *Smart Reservoir* em que há um corte na vazão dos poços injetores, nota-se que esse fato se reflete nos resultados de vazão obtidos, principalmente nas curvas de vazão de água.

## Capítulo 5

# Conclusões

### 5.1 Conclusões do Trabalho

A presente pesquisa se dedicou à concepção, implementação e validação numérica de um algoritmo de otimização buscando obter resultados de NPV equivalentes, ou próximos, aos já encontrados na literatura. A diferença é que a solução proposta, denominada *Smart Reservoir* possui como meta principal a redução do tempo total de exploração do reservatório, diminuindo, portanto, os efeitos do fator de desconto próprio do NPV a longo prazo.

O *Smart Reservoir* foi construído a partir da modificação da função NPV, passando a considerar parâmetros inerentes ao reservatório, como a saturação. A ideia central do algoritmo foi o exame de possibilidades de pressão nos poços produtores a cada janela de tempo, que pode ser de um passo ou dois (janela de predição), de forma a se obter o melhor NPV possível a cada passo. Foi verificado que a etapa de exame de pressões pode ser convertida em um programa paralelo, classificado como SPMD.

Concebido o algoritmo, foram feitas várias simulações, utilizando-se modelos conhecidos na indústria, o *Egg Model* e o SAIGUP; no caso do *Egg Model*, foram feitas cinco simulações, com o objetivo de apresentar uma evolução do *Smart Reservoir* à medida em que certos parâmetros são adicionados ou modificados, como a taxa de variação nas pressões durante o exame de possibilidades, a consideração da janela de predição e a adição de um fator de correção numérico na função NPV modificada. Já no caso do SAIGUP, as adições ao *Smart Reservoir* foram feitas de acordo com a simulação final efetuada com o *Egg Model*; foram feitas duas simulações utilizando o SAIGUP: uma de longo prazo, e uma de curto prazo, na qual as vazões de injeção de água foram consideravelmente aumentadas.

Em todos os casos, foram observados os três efeitos decorrentes da implementação do *Smart Reservoir* que são objetivos do mesmo: o NPV resultante em cada caso foi mantido nos valores equivalentes aos da literatura, no caso do *Egg Model*, e aos obtidos sem otimização, no caso do SAIGUP; o tempo de exploração foi reduzido em todos os casos, para menos de 50% do tempo original, sem otimização; por fim, houve uma redução de 95% no custo computacional. Esses números mostram que, apesar de ser um algoritmo ainda em desenvolvimento, o *Smart Reservoir* produz resultados promissores, esse fato sendo um incentivo para que o algoritmo proposto seja melhor desenvolvido e estudado.

## 5.2 Sugestões para Trabalhos Futuros

Sendo um algoritmo ainda em desenvolvimento, o *Smart Reservoir* pode ser utilizado em pesquisas futuras, principalmente no que concerne à estrutura da solução em si. Algumas sugestões de trabalhos futuros incluem:

1. A adição de uma etapa mais inteligente de controle de vazões de injeção, particularmente a partir do momento em que o custo de injeção de água passa a exceder a rentabilidade do óleo em determinado passo;
2. A simulação em modelos de reservatório mais próximos aos reais, com maior quantidade de detalhes comumente ignorados em modelos mais simples;
3. A adição de estratégias de fechamento de cada poço produtor à medida em que o mesmo se torna inviável economicamente, sobrepondo-se ao *modus operandi* do MRST atualmente utilizado, que dificulta a adição deste passo ao *Smart Reservoir*;
4. Estudos envolvendo a aplicação do *Smart Reservoir* em outros tipos de simulação (envolvendo, por exemplo, a produção de gás) e utilizando-se outras estratégias de recuperação secundária, EOR ou IOR.

# REFERÊNCIAS BIBLIOGRÁFICAS

AGUIRRE, L. A. *Introdução à identificação de sistemas: técnicas lineares e não lineares: teoria e aplicação*. Belo Horizonte, MG: Editora UFMG, 2015.

ASHEIM, H. Maximization of water sweep efficiency by controlling production and injection rates. SPE European Petroleum Conference, Londres, Reino Unido, 1988.

CARTER, J. N.; MATTHEWS, J. D. Optimization of a reservoir development plan using a parallel genetic algorithm. *Petroleum Geoscience*, v. 14, p. 85–90, 2008.

CHRISTIE, M. A. Upscaling for reservoir simulation. *Journal of Petroleum Technology*, Society of Petroleum Engineers, v. 48, 1996.

ENHANCED Oil Recovery. [Http://energy.gov/fe/science-innovation/oil-gas-research/enhanced-oil-recovery](http://energy.gov/fe/science-innovation/oil-gas-research/enhanced-oil-recovery). Acesso em 17 de Setembro de 2018.

EREMIN, N.; NAZAROVA, L. N. *Enhanced Oil Recovery Methods*. [S.l.: s.n.], 2003.

ESSEN, G. M. van et al. Robust waterflooding optimization of multiple geological scenarios. *SPE Journal*, v. 14, n. 1, p. 202–210, 2009.

FONSECA, R. R.-M. et al. A stochastic simplex approximate gradient (StoSAG) for optimization under uncertainty. *International Journal for Numerical Methods in Engineering*, v. 109, n. 13, p. 1756–1776, 2017. ISSN 1097-0207. Nme.5342. Disponível em: <<http://dx.doi.org/10.1002/nme.5342>>.

FORTALEZA, E. *Controle Avançado para Gestão de Reservatórios de Petróleo*. 2012.

GALLO, A. *A Refresher on Net Present Value*. 2014. Acesso em: 14 de Junho de 2018. Disponível em: <<https://hbr.org/2014/11/a-refresher-on-net-present-value>>.

GREMA, A. et al. Optimization and non-linear identification of reservoir water flooding process. *Arid Zone Journal of Engineering, Technology and Environment*, v. 13, n. 5, p. 610–619, 2017.

GULLER, O. *Foundations of Optimization*. New York: Springer Science & Business Media, 2010. ISBN 978-0-387-68407-9.

IZMAILOV, A.; SOLODOV, M. *Otimização volume 1. Condições de otimalidade, elementos de análise convexa e de dualidade*. Rio de Janeiro, RJ: IMPA, 2005. ISBN 85-244-0238-5.

JANSEN, J. D. et al. The egg model - a geological ensemble for reservoir simulation. *Geoscience Data Journal*, v. 1, n. 2, p. 192–195, 2014. ISSN 2049-6060.

LATIL, M. *Enhanced Oil Recovery*. [S.l.]: Editions OPHRYS, 1980. 36 p. ISBN 9782710810506.

LIE, K.-A. et al. Open-source matlab implementation of consistent discretisations on complex grids. *Computational Geosciences*, v. 16, n. 2, p. 297–322, Mar 2012. ISSN 1573-1499. Disponível em: <<https://doi.org/10.1007/s10596-011-9244-4>>.

MANZOCCHI, T. et al. Sensitivity of the impact of geological uncertainty on production from faulted and unfaulted shallow-marine oil reservoirs: objectives and methods. *Petroleum Geoscience*, Geological Society of London, v. 14, n. 1, p. 3–15, 2008.

PEACEMAN, D. W. *Fundamentals of Numerical Reservoir Simulation*. Amsterdam: Elsevier, 1977. v. 6. ISBN 0-444-41578-5.

REKLAITIS, G. V. *Engineering Optimization: Methods and Applications*. New York: John Wiley, 1983. ISBN 0-471-05579-4.

ROSA, A. J. *Engenharia de Reservatórios de Petróleo*. Rio de Janeiro: Interciência: PETROBRAS, 2006. ISBN 85-7193-135-6.

SINTEF. *MRST - MATLAB Reservoir Simulation Toolbox*. 2018. Acesso em: 01 de Junho de 2018. Disponível em: <<https://www.sintef.no/projectweb/mrst/>>.

STAGS, H. M.; HERBECK, E. F. Reservoir simulation models an engineering overview. Society of Petroleum Engineers, Dec 1971.

THOMAS, G. *Cálculo, volume 1*. 11th. ed. São Paulo, SP: Addison Wesley, 2009. ISBN 978-85-88639-31-7.

THOMAS, G. *Cálculo, volume 2*. 11th. ed. São Paulo, SP: Addison Wesley, 2009. ISBN 978-85-88639-36-2.

THOMAS, J. E. *Fundamentos de Engenharia de Petróleo*. 2. ed. Rio de Janeiro: Interciência: PETROBRAS, 2004. ISBN 85-7193-099-6.

UDY, J. et al. Review of field development optimization of waterflooding, EOR, and well placement focusing on history matching and optimization algorithms. *Processes*, v. 5, n. 3, 2017. Disponível em: <<https://doi.org/10.3390/pr5030034>>.

WELCH, W. J. Algorithmic complexity: three np- hard problems in computational statistics. *Journal of Statistical Computation and Simulation*, Taylor & Francis, v. 15, n. 1, p. 17–25, 1982. Disponível em: <<https://doi.org/10.1080/00949658208810560>>.

YANG, X.-S. *Engineering optimization: an introduction with metaheuristic applications*. New York: Wiley, 2010. ISBN 978-0-470-58246-6.

ZANDVLIET, M. et al. Bang-bang control and singular arcs in reservoir flooding. *Journal of Petroleum Science and Engineering*, v. 58, n. 1, p. 186 – 200, 2007. ISSN 0920-4105. Disponível em: <<http://www.sciencedirect.com/science/article/pii/S0920410507000101>>.

ŽIŽLAVSKÝ, O. Net present value approach: Method for economic assessment of innovation projects. *Procedia - Social and Behavioral Sciences*, v. 156, p. 506 – 512, 2014. ISSN 1877-0428. 19th International Scientific Conference "Economics and Management 2014 (ICEM-2014)". Disponível em: <<http://www.sciencedirect.com/science/article/pii/S1877042814060509>>.

# APÊNDICES



# A. SIMULAÇÕES DOS POÇOS NO EGG MODEL, FASE 1

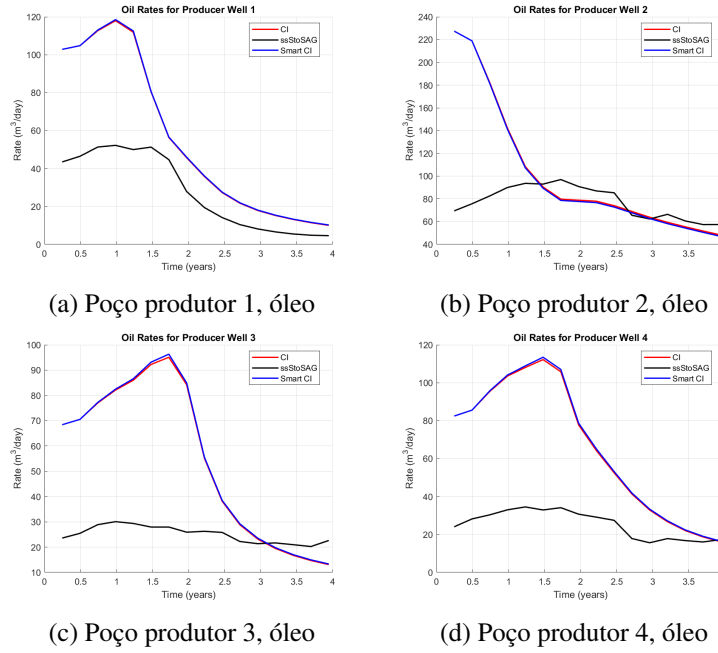


Figura A.1: Vazões de óleo nos poços produtores do Egg Model, simulação 1

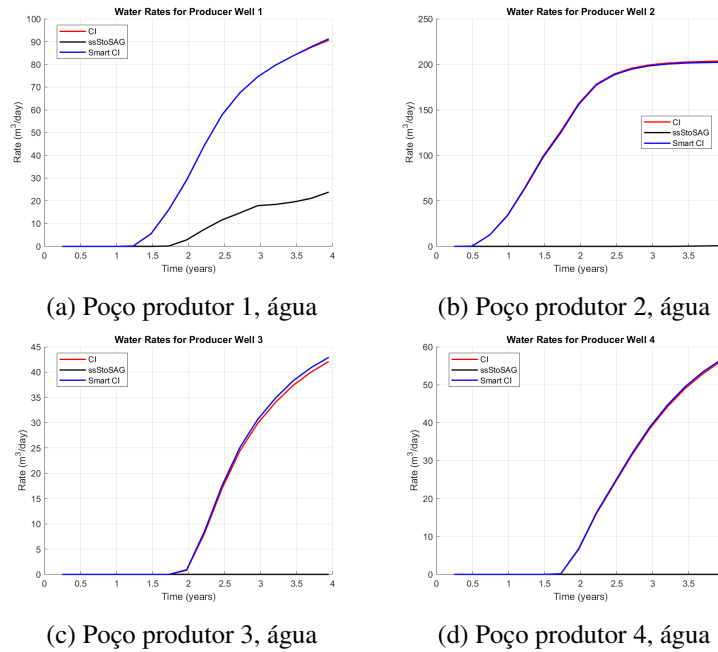


Figura A.2: Vazões de água nos poços produtores do Egg Model, simulação 1

## B. SIMULAÇÕES DOS POÇOS NO EGG MODEL, FASE 2

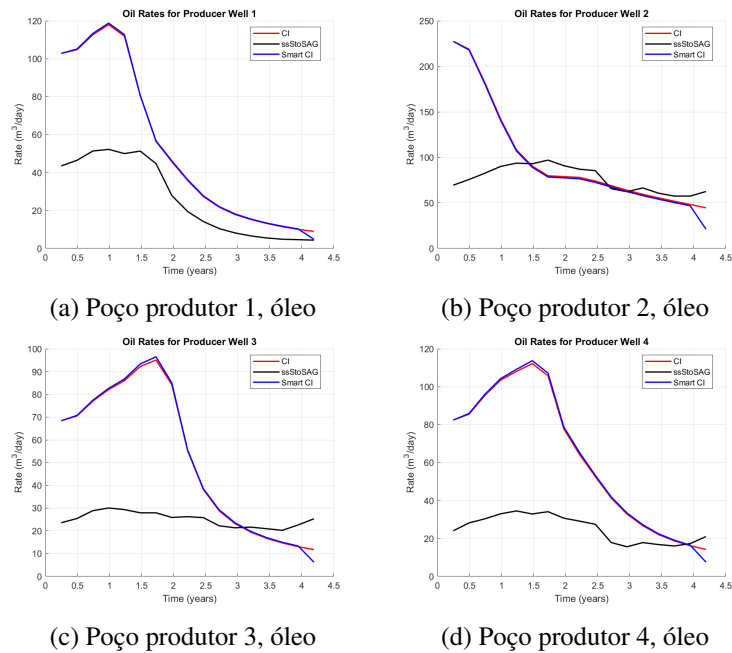


Figura B.1: Vazões de óleo nos poços produtores do Egg Model, simulação 2

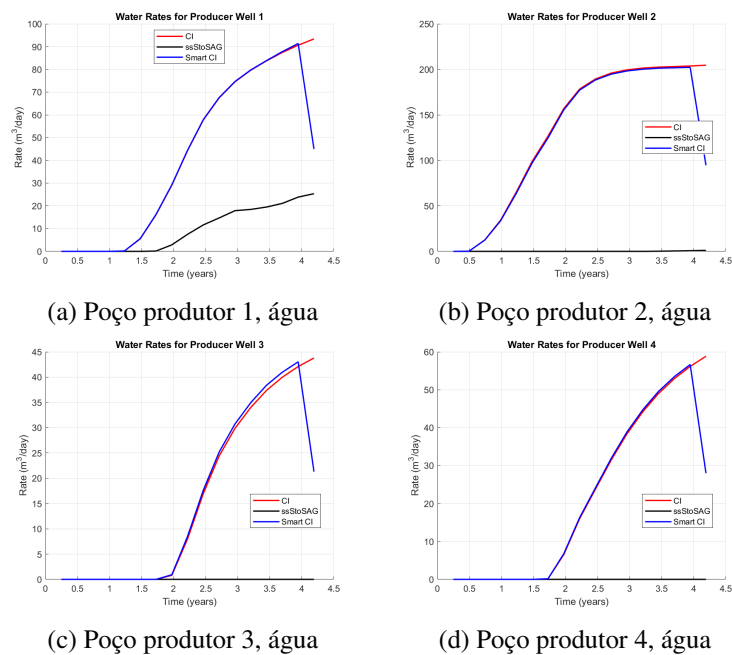


Figura B.2: Vazões de água nos poços produtores do Egg Model, simulação 2

## C. SIMULAÇÕES DOS POÇOS NO EGG MODEL, FASE 3

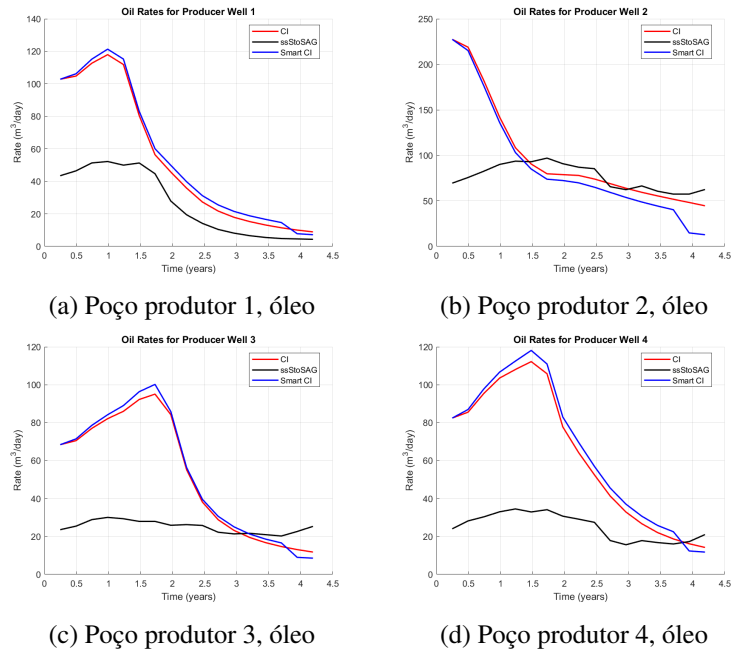


Figura C.1: Vazões de óleo nos poços produtores do Egg Model, simulação 3

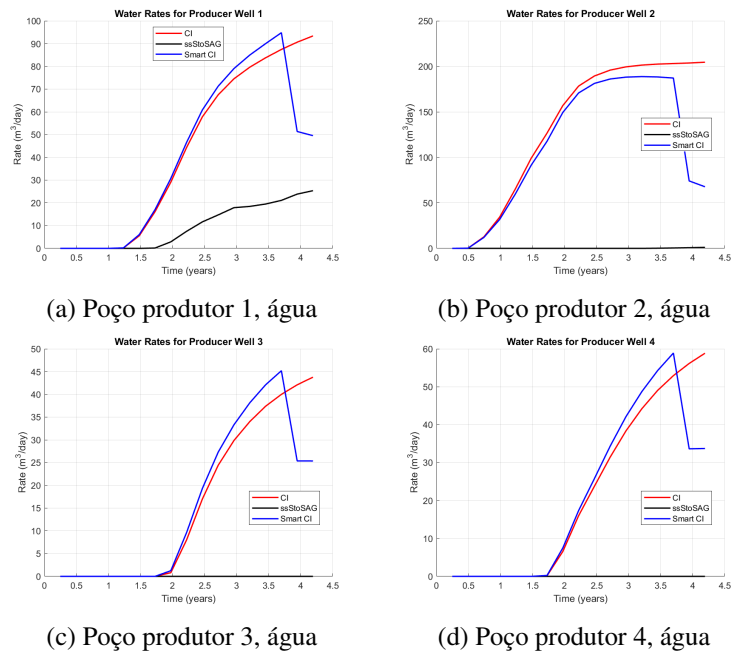


Figura C.2: Vazões de água nos poços produtores do Egg Model, simulação 3

## D. SIMULAÇÕES DOS POÇOS NO EGG MODEL, FASE 4

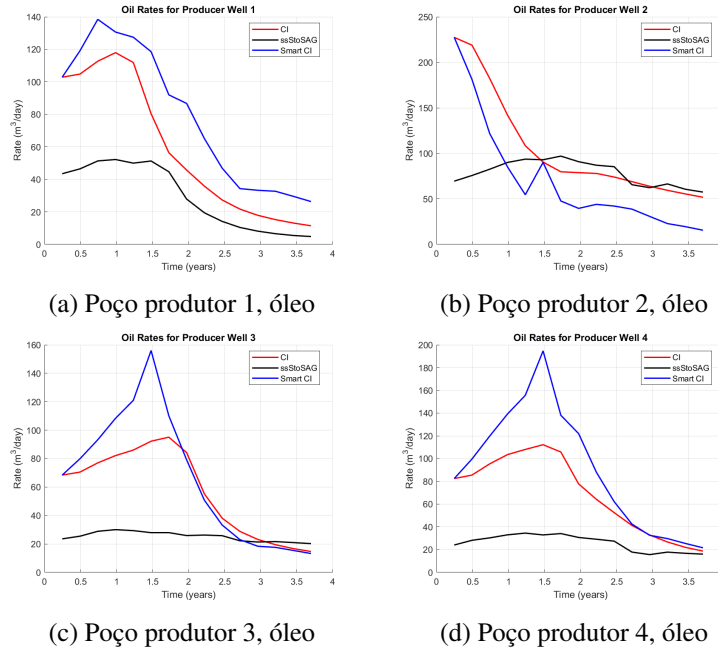


Figura D.1: Vazões de óleo nos poços produtores do Egg Model, simulação 4

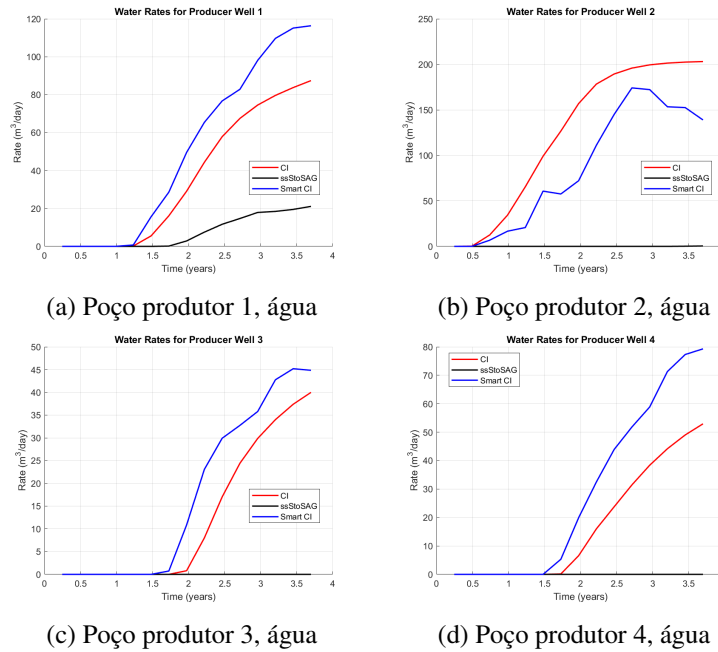


Figura D.2: Vazões de água nos poços produtores do Egg Model, simulação 4

## E. SIMULAÇÕES DOS POÇOS NO EGG MODEL, FASE 5

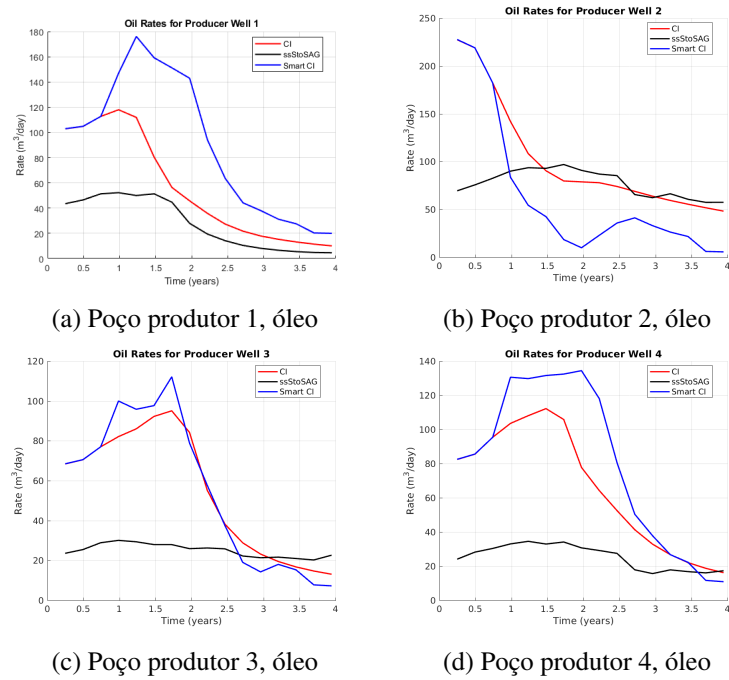


Figura E.1: Vazões de óleo nos poços produtores do Egg Model, simulação 5

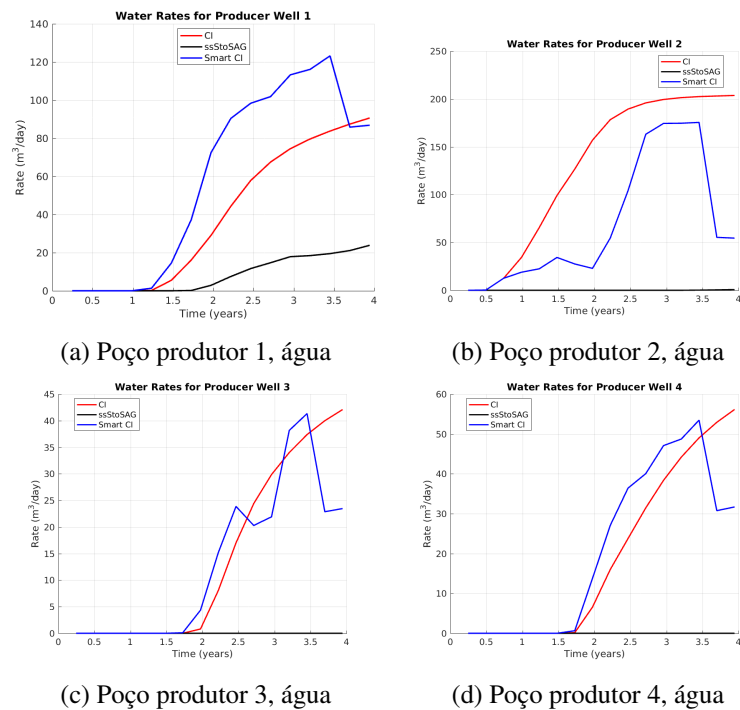


Figura E.2: Vazões de água nos poços produtores do Egg Model, simulação 5

## F. SIMULAÇÕES DOS POÇOS NO SAIGUP DE CURTO PRAZO

### PRAZO

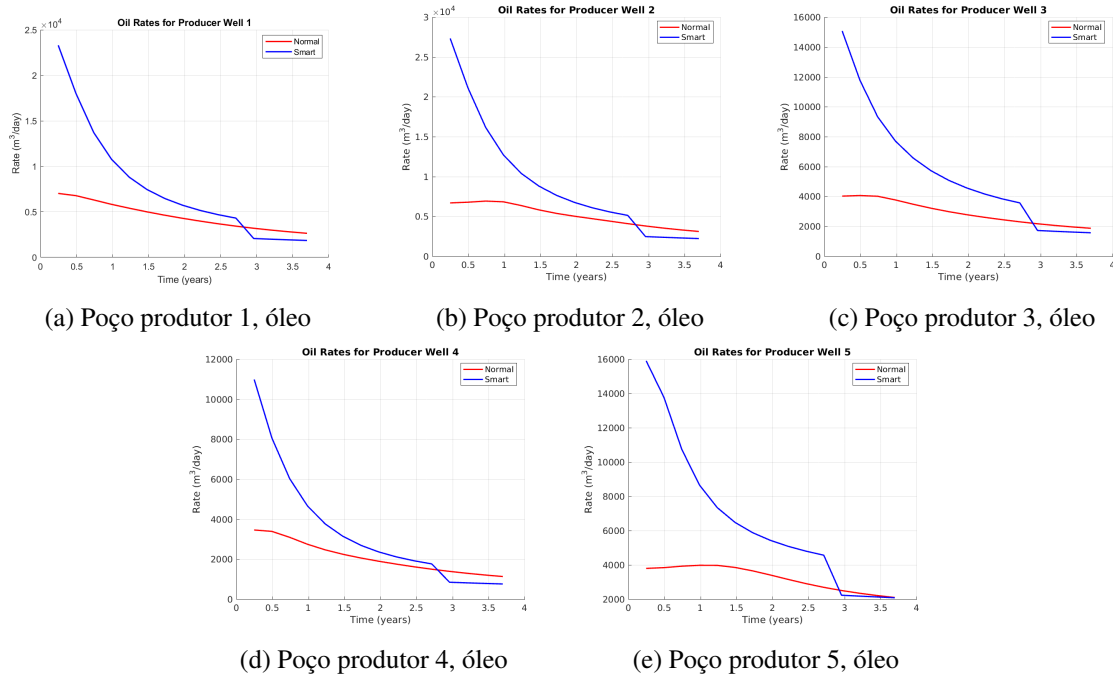


Figura F.1: Vazões de óleo nos poços produtores do SAIGUP, curto prazo

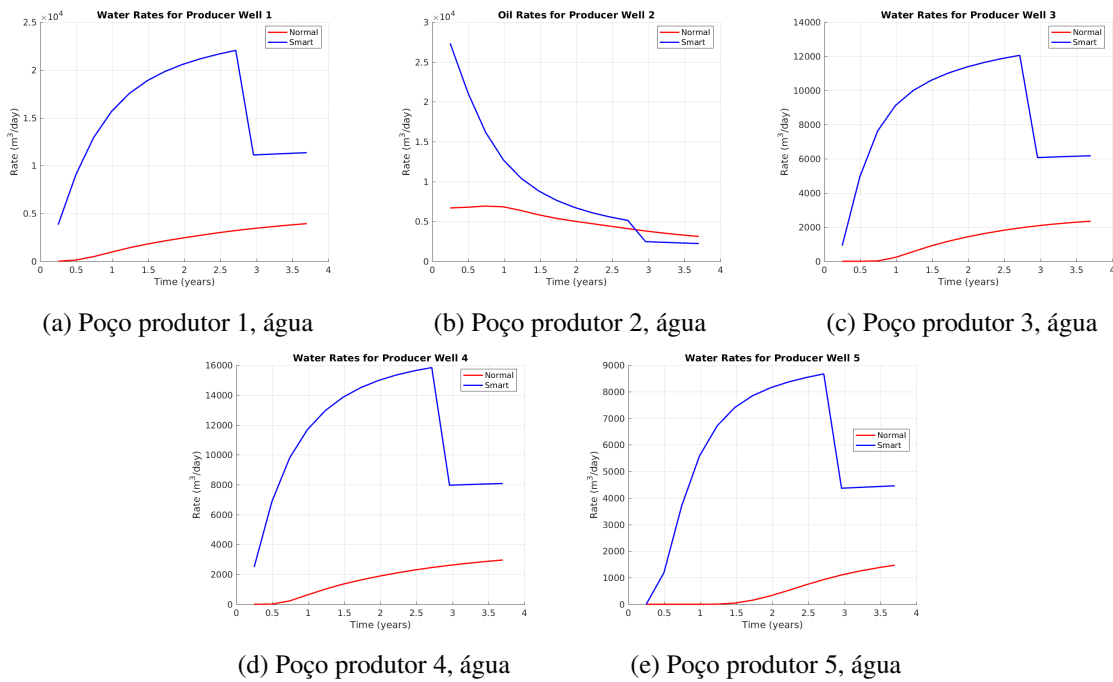


Figura F.2: Vazões de água nos poços produtores do SAIGUP, curto prazo

# G. SIMULAÇÕES DOS POÇOS NO SAIGUP DE LONGO PRAZO

## PRAZO

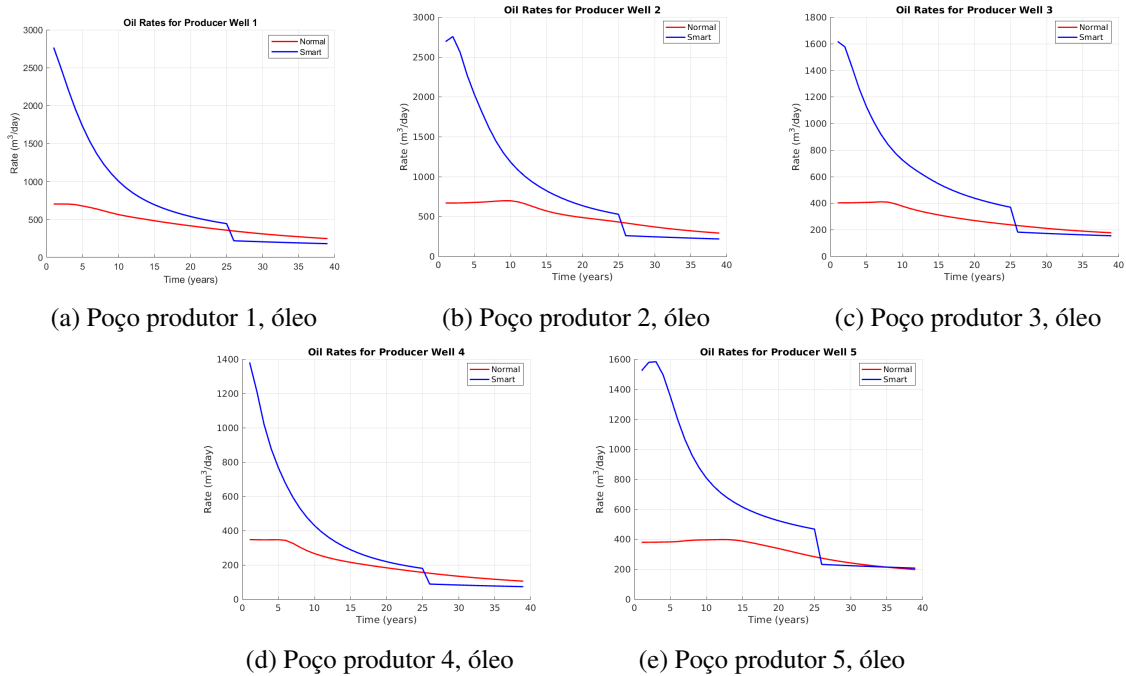


Figura G.1: Vazões de óleo nos poços produtores do SAIGUP, longo prazo

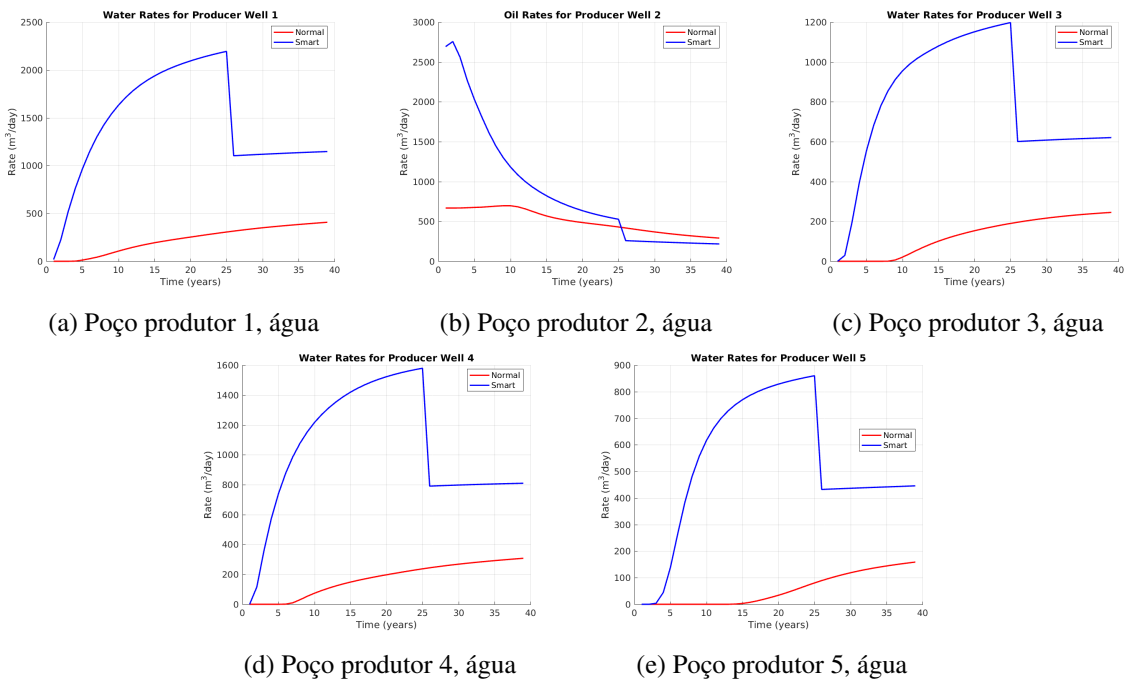


Figura G.2: Vazões de água nos poços produtores do SAIGUP, longo prazo