# การศึกษากระบวนการจัดน้ำสลับก๊าซลงในแหล่งกักเก็บที่เหมาะสม โดยใช้แบบจำลองที่คำนึงถึงองค์ประกอบ



นาย ชนินทร์ วงษ์ดนตรี

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต สาขาวิชาวิศวกรรมปิโตรเลียม ภาควิชาวิศวกรรมเหมืองแร่และปิโตรเลียม คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ปีการศึกษา 2547 ISBN 974-17-6134-1 ลิขสิทธิ์ของจุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

# OPTIMUM WATER AITERNATING GAS INJECTION USING COMPOSITIONAL RESERVOIR SIMULATION

MR. Chanin Wongdontri

A Thesis Submitted in Partial Fufillment of the Requirements for the Degree of Master of Engineering in Petroleum Engineering Department of Mining and Petroleum Engineering Faculty of Engineering Chulalongkorn University

Academic Year 2004
ISBN: 974-17-6134-1

Copyright Chulalongkorn University

Thesis Title	OPTIMUM WATER ALTERNATING GAS INJECTION			
	USING COMPOSITIONAL RESERVOIR SIMULATION			
Ву	Chanin Wongdontri			
Field of Study	Petroleum Engineering			
Thesis Advisor	Suwat Athichanagorn, Ph.D.			
Thesis Co-advisor	Yothin Tongpenyai, Ph.D.			
-	ed by the Faculty of Engineering, Chulalongkorn University in Partial uirements for the Master's Degree			
0.0				
72	Dean of the Faculty of Engineering			
	(Professor Direk Lavansiri, Ph.D.)			
	(,			
THESIS COMMITTE	E			
	A Kleney L- Chairman			
	(Associate Professor Yingyos Khemayodhin)			
	General Attachemagorn Thesis Advisor			
	(Suwat Athichanagorn, Ph.D.)			
	4. 7, 75 Thesis Co-advisor			
	(Yothin Tongpenyai, Ph.D.)			
	frof Chung Member			
	(Jirawat Chewaroungroaj, Ph.D.)			

ชนินทร์ วงษ์ดนตรี: การศึกษากระบวนการอัดน้ำสลับก๊าซลงในแหล่งกักเก็บที่เหมาะสมโดยใช้แบบ จำลองที่คำนึงถึงองค์ประกอบ (OPTIMUM WATER ALTERNATING GAS INJECTION USING COMPOSITONAL RESERVOIR SIMULATION) อาจารย์ที่ปรึกษา: อ.คร. สุวัฒน์ อธิชนากร, อาจารย์ที่ปรึกษาร่วม: คร.โยธิน ทองเป็นใหญ่ จำนวนหน้า 114 หน้า, ISBN 974-17-6134-1

กระบวนการอัดน้ำสลับก๊าซลงในแหล่งกักเก็บเป็นการเพิ่มการผลิตน้ำมันที่รวมเอาข้อดีของกระบวน การอัดน้ำและกระบวนการอัดก๊าซเข้าด้วยกัน ในวิทยานิพนธ์นี้ได้ทำการศึกษาการหา 2 ตัวแปรที่เหมาะสมนั่น คือ อัตราส่วนของน้ำต่อก๊าซที่ทำการอัดและขนาดต่อรอบของการอัดโดยใช้ทั้งแบบจำลองการไหลน้ำมันปกติ และแบบจำลองการไหลที่คำนึงถึงองค์ประกอบ แหล่งกักเก็บที่ใช้จำลองเป็นแหล่งกักเก็บแบบที่มีค่าความ สามารถในการขึมผ่านเท่ากันทั้งแหล่ง การศึกษาได้รวมถึงผลกระทบต่อการหาสภาวะการผลิตที่เหมาะสม เช่น ค่าความสามารถในการขึมผ่านในแนวนอน, อัตราส่วนของค่าความสามารถในการใหลในแนวดิ่งต่อแนวนอน และตำแหน่งของหลุมผลิตและหลุมอัด นอกจากนี้ยังได้มีการศึกษาและเปรียบเทียบแบบจำลองฮิสเทเรซิส (hysteresis) ที่ใช้ในกระบวนการนี้ 2 แบบคือ แบบจำลองของคิลลาฟ และแบบจำลองของลาร์เช่นและสกอร์ช

จากผลการศึกษาพบว่ากระบวนการอัดน้ำสลับก๊าซให้สัดส่วนการผลิตน้ำมันที่ดีกว่าการอัดน้ำอย่าง เดียวในหลายๆกรณี อิทธิพลของก๊าซที่ถูกอัดในแบบจำลองที่คำนึงถึงองค์ประกอบมีมากกว่าในแบบจำลอง ปกติ ผลการศึกษาบ่งชี้ว่าสัดส่วนการผลิตน้ำมันจะเพิ่มขึ้นเมื่อขนาดต่อรอบการอัดลดลงและอัตราส่วนของน้ำ ต่อก๊าซที่ทำการอัดเป็น 0.25 ค่าความสามารถในการซึมผ่านในแนวนอน, อัตราส่วนของค่าความสามารถในการ ซึมผ่านในแนวดิ่งต่อแนวนอน และตำแหน่งของหลุมผลิตและหลุมอัดไม่มีผลต่อตัวแปรที่เหมาะสมแม้ว่าจะมีผล ต่อค่าสัดส่วนการผลิตในแต่ละกรณี นอกจากนี้ยังพบว่าการใช้แบบจำลองฮิสเทเรซิสที่ต่างกันจะมีผลต่อค่าความ สามารถในการซึมผ่านส้มพัทธ์ทำให้ได้ค่าสัดส่วนการผลิตที่ต่างกัน

ภาควิชาวิศวกรรมเหมืองแร่และปิโตรเลียม สาขาวิชาวิศวกรรมปิโตรเลียม ปีการศึกษา 2547 าายมือชื่อนิสิค.....

ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา <sup>J</sup>imat Atticha

ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษาร่วม..

## 4571604321: MAJOR PETROLEUM ENGINEERING

KEY WORD: COMPOSITIONAL/ RESERVOIR SIMULATION/WATER ALTERNATING GAS

CHANIN WONGDONTRI. THESIS TITLE: **OPTIMUM** WATER ALTERNATING GAS INJECTION USING COMPOSITIONAL RESERVOIR SIMULATION. THESIS ADVISOR: DR. SUWAT ATHICHANAGORN, THESIS CO-ADVISOR: DR. YOTHIN TONGPENYAI, 114 pp.

ISBN 974-17-6134-1

Water alternating gas (WAG) injection is an enhanced oil recovery method that combines effect of water and gas flooding. This study is conducted to find the most suitable water-gas ratio and cycle size that yield optimal recovery. Black oil and compositional reservoir simulations for a synthetic homogeneous reservoir are used for this purpose. The effects of horizontal permeability, vertical to horizontal permeability ratio, and distance between production and injection wells were also In this study, three phase Larsen and Skauge relative permeability hysteresis model was compared with the standard two-phase Killough hysteresis model.

The results of the study show that WAG process, when appropriately implemented can yield higher recovery factor than waterflood. The impact of injected gas on increasing recovery efficiency was more evident in the compositional model than that in the black oil model. The results from the compositional model indicate that the smaller the cycle size, the higher the recovery factor will be and the water-gas ratio of 0.25 provides the highest recovery. Horizontal permeability, vertical to horizontal permeability ratio, and distance between producer and injector do not have an effect on optimal values of water-gas ratio and cycle size although they affect the absolute values of the recovery factor. The impact of using different relative permeability hysteresis was also found.

Department of Mining and Petroleum Engineering Student's signature...

Field of study: Petroleum Engineering

Academic year: 2004

Advisor's signature Sunnt Attrichongon

Co-advisor's signature.....

#### **ACKNOWLEDGEMENTS**

I would like to thank my thesis advisor Dr. Suwat Athichanagorn and coadvisor Dr. Yothin Tongpenyai for their valuable guidance and enlightenment during the work of this thesis.

Thanks is also due to my colleague Manisa Rangpolsumrit for providing technical guideline on reservoir simulation.

I also wish to express my appreciation to Sarun Chaiworawitgul for his useful knowledge of computer and allowing me to use some of his facilities.

To my parents, for the tireless encouragement and for being there always, my gratitude is beyond description.

#### **CONTENTS**

			page
ABST	ΓRAC'	T (IN 1	CHAI)iv
ABST	ΓRAC'	T (IN E	ENGLISH)v
ACK	<b>NOW</b>	LEDGI	EMENTSvi
CON	TENT	'S	vii
LIST	OF T	ABLES	Six
LIST	OF F	IGURE	Sx
NOM	ENCI	LATUR	RExvi
CHA	PTER		
1	INT	RODU	CTION 1
2	LIT	ERATI	URE REVIEW3
3	THE	EORY	7
	3.1		process overview7
			Problem in WAG process11
	3.2	Recov	ery factor relation12
		3.2.1	Horizontal displacement efficiency
		3.2.2	Vertical sweep efficiency13
	3.3	Reserv	voir Simulation
		3.3.1	Peng-Robinson Equation of State
		3.3.2	Flash calculation
	3.4	Relati	ve permeability hysteresis model21
		3.4.1	Killough model21
		3.4.2	Larsen and Skauge model22
			3.4.2.1 Hysteresis of gas relative permeability22
			3.4.2.2 Hysteresis of water relative permeability
	3.5	Paran	netric study27
		3.5.1	Water-gas ratio27

### **CONTENTS** (continued)

CF	HAPT	ER			page
		3.5.2	Slug size o	or cycle-size	28
4	RES	SERVO	OIR MOD	EL DESCRIPTION	29
	4.1	Black	oil reserv	oir model	30
	4.2	Comp	ositional i	reservoir model	33
	4.3	Produ	ection and	injection strategy for base case model	35
5	RES	SULTS	AND DIS	SSCUSSIONS	36
	5.1	Optin	num WAG	process using Black oil model	36
		5.1.1	Results o	f base case model	36
		5.1.2	Optimiza	tion study	45
			5.1.2.1	Effect of horizontal permeability	45
			5.1.2.2	Effect of vertical to horizontal permeability ratio	59
			5.1.2.3	Effect of location of producer and injector	61
	5.2	Optin	mum WAC	process using Compositional model	68
		5.2.1	Results o	f base case model	68
		5.2.2	Optimiza	tion study	77
			5.2.2.1	Effect of horizontal permeability	77
			5.2.2.2	Effect of vertical to horizontal permeability ratio	85
			5.2.2.3	Effect of location of producer and injector	91
	5.3	Relat	tive perme	ability hysteresis model	95
6	CO	NCLU	SION AN	D RECOMMENDATION	108
RF	EFER	ENCE	S		111
VI	TAE	• • • • • • •			114

#### LIST OF TABLES

ΓABLE	page
3.1	Summary of WAG field case8
3.2	Summary of incremental oil recovery of WAG field case
4.1	PVT properties of oil and gas used in reservoir model31
4.2	Relative permeability to oil, water, and gas used in drainage process32
4.3	Relative permeability to oil, water, and gas used in imbibition process.32
4.4	Reservoir fluid and injected gas composition
4.5	Peng-Robinson fluid description for compositional reservoir model34
4.6	Binary interaction coefficients ( $\delta$ ) for compositional reservoir model34
5.1	Summary of optimum WAG cases for each horizontal permeability50
5.2	Results of WAG cases with 2-year cycle size $k_h = 200 \text{ md}$
	and $kv = 2$ md terminated by oil rate = 200 STB/day
	and water cut= 0.7
5.3	Scenario for studying the effect of location of
	producer and injector
5.4	Water breakthrough time for WAG cases with water-gas ratio = 1
	and 3 month-cycle size
5.5	Summary of cases used to investigate the effect
	of relative permeability hysteresis model
5.6	Recovery factor of three cases
5.7	Recovery factors of cases 1 and 2 when varying
	trapped gas saturation (a)
5.8	Recovery factors of case 3 when varying Land 's constant (C) 106
5.9	Recovery factors of case 3 when varying reduction factor ( $\alpha$ )

#### LIST OF FIGURES

FIGURE	page
3.1	Procedure of the fully implicit solution method
3.2	Killough model for non-wetting phase hysteresis
3.3	Larsen and Skauge gas hysteresis (3D projection)23
3.4	Larsen and Skauge hysteresis (2D projection)23
3.5	Water relative permeability hysteresis
4.1	Reservoir model configuration
5.1	Oil production rate vs. producing time for base case model37
5.2	Oil recovery factor vs. producing time
5.3	Gas production rate vs. producing time
5.4	Gas-oil ratio vs. producing time
5.5	Water cut vs. producing time
5.6	Reservoir pressure vs. producing time
5.7	Bottom hole pressure of production well vs. producing time40
5.8	Bottom hole pressure of injection well vs. time
5.9	Oil saturation of one of injection blocks vs. time
5.10	Oil relative permeability of one of injection well blocks vs. time42
5.11	Water saturation of one of injection well blocks vs. time43
5.12	Water relative permeability of one of injection well blocks vs. time43
5.13	Gas saturation of one of injection well blocks vs. time
5.14	Gas relative permeability of one of injection well blocks vs. time44
5.15	Recovery factor of WAG process with water-gas ratio = 0.25
	when varying horizontal permeability46
5.16	Recovery factor of WAG process with water-gas ratio = 0.5
	when varying horizontal permeability46
5.17	Recovery factor of WAG process with water-gas ratio = 1
	when varying horizontal permeability47
5.18	Recovery factor of WAG process with water-gas ratio = 2
	when varying horizontal permeability47
5.19	Recovery factor of WAG process with water-gas ratio = 4
	when varying horizontal permeability48

FIGURE	page
5.20	Recovery factor of WAG process with $k_h = 50 \text{ md}$
	when varying water-gas ratio49
5.21	Recovery factor WAG process with $k_h = 100 \text{ md}$
	when varying water-gas ratio49
5.22	Recovery factor of WAG process with $k_h = 200 \text{ md}$
	when varying water-gas ratio50
5.23	Recovery factor of WAG process with $k_h = 500 \text{ md}$
	when varying water-gas ratio50
5.24	Recovery factor of WAG process with $k_h = 1,000 \text{ md}$
	when varying water-gas ratio51
5.25	Effect of horizontal permeability on period of plateau rate
	for WAG cases with 24 months cycle size
5.26	Effect of horizontal permeability on water breakthrough time
	for WAG cases with 24 months cycle size
5.27	Recovery factor of WAG process with $k_h = 200$ md when varying
	water- gas ratio using only oil rate as an economic limit
5.28	Recovery factor of WAG cases with water-gas ratio = 1
	for investigating the effect of cycle size
5.29	Production profile for WAG case with water-gas ratio = 1
	for case with 35 month -cycle size
5.30	Production profile for WAG case with water-gas ratio = 1
	for case with 36 month -cycle size57
5.31	Production profile for WAG case with water-gas ratio = 1
	for case with 38 month -cycle size57
5.32	Production profile for WAG case with water-gas ratio = 1
	for case with 40 month -cycle size
5.33	Production profile for WAG case with water-gas ratio = 1
	for case with 42 month -cycle size
5.34	Recovery factor of WAG process with $k_h = 200 \text{ md}$
	stop producing at 6 years59

FIGURE	page
5.35	Effect of $k_v/k_h$ on WAG cases with water-gas ratio = 0.25,
	$k_h = 200 \text{ md}$
5.36	Effect of $k_v/k_h$ on WAG cases with water-gas ratio = 0.5,
	$k_h = 200 \text{ md.}$ 61
5.37	Effect of $k\sqrt{k_h}$ on WAG cases with water-gas ratio = 1,
	$k_h = 200 \text{ md.}$ 61
5.38	Effect of $k_v/k_h$ on WAG cases with water-gas ratio = 2,
	$k_h = 200 \text{ md.}$ 61
5.39	Effect of $k_b/k_h$ on WAG cases with water-gas ratio = 4,
	$k_h = 200 \text{ md.}$ 62
5.40	Effect of $k_{\nu}/k_h$ on WAG cases with injection rate = 500 and
	10000 barrel/day
5.41	Configuration of three different well location
5.42	Recovery factor of WAG process when varying water-gas ratio
	for cases with scenario 164
5.43	Recovery factor of WAG process when varying water-gas ratio
	for cases with scenario 264
5.44	Recovery factor of WAG process when varying water-gas ratio
	for cases with scenario 365
5.45	Production profile of scenario 165
5.46	Production profile of scenario 266
5.47	Production profile of scenario 366
5.48	Oil production profile
5.49	Cumulative oil production profile68
5.50	Oil viscosity profile of block (20, 11, 5) from
	compositional model69
5.51	Oil viscosity of block (20, 11, 5) from black oil model69
5.52	Gas production profile70
5.53	Gas-oil ratio profile70
5.54	Water production profile71

FIGURE	page
5.55	Water cut profile71
5.56	Reservoir pressure profile
5.57	Bottom hole pressure profile of injection well
5.58	Bottom hole pressure profile of production well
5.59	Oil saturation profile of one of injection well blocks
5.60	Oil relative permeability profile of one of injection well blocks74
5.61	Gas saturation profile of one of injection well block
5.62	Gas relative permeability profile of one of injection well blocks75
5.63	Water saturation profile of one of injection well blocks
5.64	Water relative permeability profile of one of injection well blocks76
5.65	Recovery factor of WAG process when varying horizontal
5.05	permeability for cases with water-gas ratio =0.2577
5.66	Recovery factor of WAG process when varying horizontal
5.00	permeability for cases with water-gas ratio = 0.5
5.67	Recovery factor of WAG process when varying horizontal
3.07	permeability for cases with water-gas ratio = 1
5.68	Recovery factor of WAG process when varying horizontal
5.00	permeability for cases with water-gas ratio = 2
5.69	Recovery factor of WAG process when varying horizontal
3.09	permeability for cases with water-gas ratio = 4
5.70	Recovery factor of WAG process when varying water-gas ratio
3.70	for cases with $k_h = 50 \text{ md}$ 80
5.71	Recovery factor of WAG process when varying water-gas ratio
5.71	for cases with $k_h = 100 \text{ md}$ 80
5.72	Recovery factor of WAG process when varying water-gas ratio
5.12	for cases with $k_h = 200 \text{ md}$
5.73	Recovery factor of WAG process when varying water-gas ratio
5.,5	for cases with $k_h = 500 \text{ md}$

FIGURE	page
5.74	Recovery factor of WAG process when varying water-gas ratio
	for cases with $k_h = 1,000 \text{ md}82$
5.75	Effect of horizontal permeability on the period of plateau rate
	for WAG cases with 24 months cycle size 83
5.76	Effect horizontal permeability on water breakthrough time
	for WAG cases with 24 months cycle size
5.77	Recovery factor of WAG process when varying water-gas ratio
	for cases with $k_h = 200$ md cut by oil rate85
5.78	Effect of $k\sqrt{k_h}$ on WAG cases with water-gas ratio = 0.25,
	$k_h = 200 \text{ md.}$ 86
5.79	Effect of $k_h/k_h$ on WAG cases with water-gas ratio = 0.5,
	$k_h = 200 \text{ md.}$ 86
5.80	Effect of $k\sqrt{k_h}$ on WAG cases with water-gas ratio = 1,
	$k_h = 200 \text{ md.}$ 87
5.81	Effect of $k\sqrt{k_h}$ on WAG cases with water-gas ratio = 2,
	$k_h = 200 \text{ md.}$ 87
5.82	Effect of $k_v/k_h$ on WAG cases with water-gas ratio = 4,
	$k_h = 200 \text{ md.}$ 88
5.83	Recovery factor of WAG process when varying water-gas ratio
	for cases with $k_v/k_h = 0.1$ 89
5.84	Recovery factor of WAG process when varying water-gas ratio
	for cases with $k_v/k_h = 0.5$
5.85	Recovery factor of WAG process when varying water-gas ratio
	for cases with $k_{\nu}/k_h = 1$
5.86	Recovery factor of WAG process when varying water-gas ratio
	for cases with scenario 1
5.87	Recovery factor of WAG process when varying water-gas ratio
	for cases with scenario 2

FIGURE	page
5.88	Recovery factor of WAG process when varying water-gas ratio
	for cases with scenario 392
5.89	Production profile for scenario 193
5.90	Production profile for scenario 294
5.91	Production profile for scenario 394
5.92	Plot of gas relative permeability vs. gas saturation of case 1 97
5.90	Plot of water relative permeability vs. water saturation
	of case 1
5.91	Plot of gas relative permeability vs. gas saturation of case 2100
5.92	Plot of water relative permeability vs. water saturation of case 2101
5.93	Plot of gas relative permeability vs. gas saturation of case 3103
5 94	Plot of water relative permeability us, water saturation of case 3 104

#### **NOMENCLATURE**

a Input constant for Killough hysteresis model

B Formation volume factor, RB/STB

C Land's constant

 $E_h$  Horizontal sweep efficiency

 $E_m$  Microscopic displacement efficiency

 $E_{\nu}$  Vertical sweep efficiency

g Gravitational acceleration, ft/s²
 h Height of displacement zone, ft

H Reservoir thickness, ft

*k<sub>h</sub>* Horizontal permeability, md

 $K_i$  Equilibrium ratio of component i

 $k_o$  Permeability to oil, md

 $k_{rg}$  Gas relative permeability

 $k_{ro}$  Oil relative permeability

 $k_{rw}$  Water relative permeability

 $k_{\nu}$  Vertical permeability, md

L Distance between producer and injector, ft

M Mobility ratio

p Pressure, psia

 $p_{cog}$  Capillary pressure for oil-gas system, psia

 $p_{cow}$  Capillary pressure for oil-water system, psia

 $p_{ri}$  Pseudoreduced pressure of component i

 $q_{sc}$  Flow rate, STB/day

R Gas constant

*REC* Oil recovery factor

 $R_s$  Solution gas-oil ratio, SCF/STB

 $R_{\nu/g}$  Viscous to gravity ratio

S Saturation

S' Inverse of the slope of capillary pressure-saturation curve

 $S_{gi}$  Initial gas saturation