COMBINED STEAM REFORMING AND PARTIAL OXIDATION OF CO₂-CONTAINING NATURAL GAS IN AN AC GLIDING ARC DISCHARGE SYSTEM



Atthaphol Jindanin

A Thesis Submitted in Partial Fulfilment of the Requirements
for the Degree of Master of Science
The Petroleum and Petrochemical College, Chulalongkorn University
in Academic Partnership with
The University of Michigan, The University of Oklahoma,
Case Western Reserve University and Institut Français du Pétrole
2011

Thesis Title:

Combined Steam Reforming and Partial Oxidation of

CO₂-Containing Natural Gas in an AC Gliding Arc

Discharge System

By:

Atthaphol Jindanin

Program:

Petroleum Technology

Thesis Advisors:

Asst. Prof. Thammanoon Sreethawong

Prof. Sumaeth Chavadej

Accepted by the Petroleum and Petrochemical College, Chulalongkorn University, in partial fulfilment of the requirements for the Degree of Master of Science.

(Asst. Prof./Pomthong Malakul)

Thesis Committee:

(Asst. Prof. Thammanoon Sreethawong)

(Prof. Sumaeth Chavadej)

(Asst. Prof. Siriporn Jongpatiwut)

(Dr. Nongnuch Rueangjitt)

ABSTRACT

5273001063: Petroleum Technology

Atthaphol Jindanin: Combined Steam Reforming and Partial

Oxidation of CO₂-Containing Natural Gas in an AC Gliding Arc

Discharge System. 56 pp.

Thesis Advisors: Asst. Prof. Thammanoon Sreethawong and

Prof. Sumath Chavadej.

Keywords: Plasma/ Gliding Arc Discharge/Applied Voltage/ Input Frequency/

Natural Gas/ Methane Reforming/ CO₂ Reforming of Methane/

Partial Oxidation

Conventional catalytic processes for converting CH₄ to synthesis gas require both high temperature and high pressure. Partial oxidation of methane is another way to solve the problems. In this work, a technique of combining steam reforming with partial oxidation of CO₂-containing natural gas in gliding arc discharge plasma was investigated. The effects of several operating parameters, including hydrocarbons (HCs)/O₂ feed molar ratio, applied voltage, input frequency, and electrode gap distance, on reactant conversions, product selectivities and yields, and power consumptions were examined. The results showed an increase in both CH₄ conversion and synthesis gas yield with increasing applied voltage and electrode gap distance, where the opposite trends were observed with increasing HCs/O₂ feed molar ratio and input frequency. The optimum conditions were found at a HCs/O₂ feed molar ratio of 2/1, an applied voltage of 14.5 kV, an input frequency of 300 Hz, and an electrode gap distance of 7 mm, providing high CH₄ and O₂ conversions with high synthesis gas selectivity and very low power consumptions. Under these optimum conditions, the power consumptions were as low as 2.04×10^{-18} Ws (12.72) eV) per molecule of converted reactant and 1.43×10⁻¹⁸ Ws (8.93 eV) per molecule of produced hydrogen.

Ţ

บทคัดย่อ

อรรถพล จินคานิล: การรวมกระบวนการเปลี่ยนรูปด้วยใอน้ำและการออกซิเคชัน บางส่วนของก๊าซธรรมชาติที่มีการ์บอนใดออกใชค์เป็นองค์ประกอบภายใต้ระบบพลาสมา ประกายไฟฟ้าร่อนแบบกระแสสลับ (Combined Steam Reforming and Partial Oxidation of CO₂-Containing Natural Gas in an AC Gliding Arc Discharge System.) อ. ที่ ปรึกษา: ผศ.คร.ธรรมนูญ ศรีทะวงศ์ และ ศ. คร. สุเมธ ชวเคช 56 หน้า

กระบวนการแบบคั้งเคิมสำหรับการเปลี่ยนรูปก๊าซมีเทนให้เป็นก๊าซสังเคราะห์โคยใช้ ตัวเร่งปฏิกิริยานั้น เป็นกระบวนการที่ต้องใช้ความร้อนและความตันสูง กระบวนการออกซิเคชัน บางส่วนของก๊าซมีเทนเป็นอีกทางเลือกหนึ่งที่ถูกนำมาใช้ในการแก้ปัญหา ในงานวิจัยนี้ ได้ ทำการศึกษาเทคนิคใหม่ของการรวมกระบวนการเปถี่ยนรูปด้วยไอน้ำและการออกซิเคชันบางส่วน ของก๊าซธรรมชาติที่มีคาร์บอนไดออกไซค์เป็นองค์ประกอบภายใต้ระบบพลาสมาประกายไฟร่อน แบบกระแสสลับ โดยทำการศึกษาผลกระทบของตัวแปรต่างๆ ได้แก่ อัตราส่วนของสาร ไฮโดรคาร์บอนต่อออกซิเจนในสารตั้งต้นที่มีไอน้ำเป็นส่วนประกอบ, ค่าความต่างศักย์ไฟฟ้า, ค่าความถี่ไฟฟ้า, และระยะห่างระหว่างขั้วอิเลคโทรค ที่มีผลกระทบต่อการเปลี่ยนแปลงของสาร ตั้งต้น, การเลือกเกิดของผลิตภัณฑ์, ค่าผลได้ของผลิตภัณฑ์, และ กำลังไฟฟ้าที่ใช้ จากการศึกษา พบว่า การเปลี่ยนแปลงของสารตั้งต้น และค่าผลได้ของก๊าซสังเคราะห์มีปริมาณเพิ่มมากขึ้น เมื่อมี การเพิ่มค่าความต่างศักย์ไฟฟ้า และเมื่อระยะห่างระหว่างขั้วอิเลคโทรคเพิ่มมากขึ้น ซึ่งให้ผลตรง ข้ามกับการเพิ่มอัตราส่วนของสารไฮโครคาร์บอนต่อออกซิเจนในสารตั้งต้น และการเพิ่มค่าความถึ่ ไฟฟ้า โดยสภาวะที่เหมาะสมที่สุดได้แก่ อัตราส่วนโดยโมลของสารไฮโดรคาร์บอนต่อออกซิเจนที่ 2/1, ค่าความต่างศักย์ไฟฟ้าที่ 14.5 กิโลโวลต์, ค่าความถี่ไฟฟ้า 300 เฮิรตซ์, และระยะห่าง ระหว่างขั้วอิเลคโทรคที่ 7 มิลลิเมตร ซึ่งให้ค่าการเปลี่ยนแปลงของสารตั้งต้น ค่าการเลือกเกิคของ ผลิตภัณฑ์ และ ค่าผลได้ของผลิตภัณฑ์สูง โดยพบว่าภายใต้สภาวะที่เหมาะสมคังกล่าว กำลังไฟฟ้า ที่ใช้ คือ 2.04×10^{-18} วัตต์วินาที (12.72 อิเลคตรอนโวลต์) ต่อโมเลกุลของสารตั้งค้นที่ เปลี่ยนแปลงไป และ 2.57×10⁻¹⁸ วัตต์วินาที (8.93 อิเลคตรอนโวลต์) ต่อโมเลกุลของก๊าซ ไฮโครเจนที่ผลิตได้

ACKNOWLEDGEMENTS

This thesis work would have never been possible without the assistance of the following persons and organizations:

First of all, I would like to express my deepest appreciation to Asst. Prof. Thammanoon Sreethawong and Prof. Sumaeth Chavadej, for all of their excellent guidance, useful recommendations, creative comments, intensive attention, and encouragement throughout the course of my work. They have not only taught me about the theoretical knowledge but also made me realize in myself that this research is very challenging. As well, they taught me in the better way of working life and working style.

I would like to express my sincere thank to the National Research Council of Thailand (NRCT) and the National Excellence Center for Petroleum, Petrochemicals, and Advanced Materials under the Ministry of Education, Thailand for providing the financial support for this thesis work.

I deeply appreciate C.P.O. Poon Arjpru, who assisted me to repair the experimental instrument and electrical parts. I would like to thank the Petroleum and Petrochemical College's staffs for their help in many aspects.

Special thanks go to Ms. Krittiya Pornmai for her valuable suggestions throughout this research work.

Finally, I would like to take this opportunity to thank all of my PPC friends for their friendly assistance, cheerfulness, and encouragement. Also, I am greatly indebted to my parents and my family for their support, love, and understanding.

TABLE OF CONTENTS

		PAGE
Title	e page	i
Title page Abstract (in English) Abstract (in Thai) Acknowledgements Table of Contents List of Tables List of Figures CHAPTER I INTRODUCTION II LITERATURE REVIEW 2.1 Natural Gas 2.2 Physical and Chemical Properties of Methane 2.3 Gaseous Plasmas for Activating Methane Molecules 2.3.1 Fundamental Properties of Plasma 2.3.2 Generation of Plasmas 2.4 Types of Non-Equilibrium Plasmas 2.4.1 Glow Discharge 2.4.2 Corona Discharge 2.4.3 Radio Frequency Discharge (RF Discharge) 2.4.4 Microwave Discharge 2.4.5 Dielectric Barrier Discharge 2.4.6 Gliding Arc Discharge 2.5 Related Research Works III EXPERIMENTAL 3.1 Materials 3.2 Experimental Setup	iii	
	iv	
	v	
	vi	
Lis	Abstract (in English) Abstract (in Thai) Acknowledgements Table of Contents List of Tables List of Figures CHAPTER I INTRODUCTION II LITERATURE REVIEW 2.1 Natural Gas 2.2 Physical and Chemical Properties of Methane 2.3 Gaseous Plasmas for Activating Methane Molecules 2.3.1 Fundamental Properties of Plasma 2.3.2 Generation of Plasmas 2.4 Types of Non-Equilibrium Plasmas 2.4.1 Glow Discharge 2.4.2 Corona Discharge 2.4.3 Radio Frequency Discharge (RF Discharge) 2.4.4 Microwave Discharge 2.4.5 Dielectric Barrier Discharge 2.4.6 Gliding Arc Discharge 2.5 Related Research Works III EXPERIMENTAL 3.1 Materials	ix
Lis	t of Figures	X
СНАРТЕ	CR CR	
I	INTRODUCTION	1
II	LITERATURE REVIEW	3
	2.1 Natural Gas	3
	2.2 Physical and Chemical Properties of Methane	4
	2.3 Gaseous Plasmas for Activating Methane Molecules	5
	2.3.1 Fundamental Properties of Plasma	5
	2.3.2 Generation of Plasmas	6
	2.4 Types of Non-Equilibrium Plasmas	8
	2.4.1 Glow Discharge	8
	2.4.2 Corona Discharge	8
	2.4.3 Radio Frequency Discharge (RF Discharge)	9
	2.4.4 Microwave Discharge	9
	2.4.5 Dielectric Barrier Discharge	9
		10
	2.5 Related Research Works	11
Ш	EXPERIMENTAL	19
	3.1 Materials	19
	3.2 Experimental Setup	19

CHAPTER	2			PAGE
		3.2.1]	Feed Gas Mixing Section	20
			3.2.1.1 Gas Mixing Section	20
			3.2.1.2 Steam Generation Section	20
		3.2.2	Reactor Section	21
			Power Supply Section	21
			Analytical Section	22
	3.3		on Performance Evaluation	23
	3.4	Studie	d Conditions	24
IV	RE	SULTS	S AND DISCUSSION	25
	4.1	Effect	of Hydrocarbons (HCs)/O ₂ Feed Molar Ratio	29
			Effect on Reactant Conversions and Product Yields	29
		4.1.2	Effect on Product Selectivities and	
			Product Molar ratios	31
		4.1.3	Effect on Power Consumptions	31
	4.2	Effect	of Applied Voltage	36
		4.2.1	Effect on Reactant Conversions and Product Yields	36
		4.2.2	Effect on Product Selectivities and	
			Product Molar ratios	37
		4.2.3	Effect on Power Consumptions	37
	4.3	Effect of	of Input Frequency	41
		4.3.1	Effect on Reactant Conversions and Product Yields	41
		4.3.2	Effect on Product Selectivities and	
			Product Molar Ratios	42
		4.3.3	Effect on Power Consumptions	42
	4.4	Effect	of Electrode Gap Distance	46
		4.4.1	Effect on Reactant Conversions and Product Yields	46
		4.4.2	Effect on Product Selectivity and	
			Product Molar ratios	46
		4.4.3	Effect on Power Consumptions	47

СН	APTE	CR C	PAGE
	\mathbf{V}	CONCLUSIONS AND RECOMMENDATIONS	51
		5.1 Conclusions	51
		5.2 Recommendations	51
		REFERENCES	53
		¥1.	
		CURRICULUM VITAE	56

LIST OF TABLES

TABLE

2.1	Average chemical bond energy of some covalent bonds	5
	(Perry et al., 1996)	
2.2	The first ionization potential of some common gases	5
	(Perry et al., 1996)	
2.3	Collision mechanisms in the plasma (Nasser, 1971)	7

LIST OF FIGURES

FIGUE	FIGURE PA	
2.1	Phase of gliding arc phenomena	10
3.1	Schematic of gliding arc discharge system	20
3.2	Schematic of gliding arc discharge reactor	21
3.3		22
	Schematic of the power supply unit	22
4.1	Effect of HCs/O ₂ feed molar ratio on (a) reactant	
	conversions and product yields and (b) concentrations	
	of outlet gas for the combined steam reforming and	
	partial oxidation of natural gas (steam content, 10 mol%;	
	total feed flow rate, 100 cm ³ /min; applied voltage,	
	13.5 kV; input frequency, 300 Hz; and electrode gap	
	distance, 6 mm).	33
4.2	Effect of HCs/O ₂ feed molar ratio on (a) product	
	selectivities and (b) product molar ratios for the combined	
	steam reforming and partial oxidation of natural gas	
	(steam content, 10 mol%; total feed flow rate, 100 cm ³ /min;	
	applied voltage, 13.5 kV; input frequency, 300 Hz; and	
	electrode gap distance, 6 mm).	34
4.3	Effect of HCs/O ₂ feed molar ratio on power consumptions	
	and coke formation for the combined steam reforming and partial	
	oxidation of natural gas (steam content, 10 mol%; total feed	
	flow rate, 100 cm ³ /min; applied voltage, 13.5 kV; input frequency,	
	300 Hz; and electrode gap distance, 6 mm) (E _C : power per	
	reactant molecule converted; E _{H2} : power per H ₂ molecule produced)	. 35

FIGURE		
4.4	Effect of applied voltage on (a) reactant conversions	
	and product yields, (b) concentrations of outlet gas, and	
	(c) generated current for the combined steam reforming	
	and partial oxidation of natural gas (steam content, 10 mol%;	
	HCs/O ₂ feed molar ratio of 2/1; total feed flow rate, 100 cm ³ /min;	
	input frequency, 300 Hz; and electrode gap distance, 6 mm).	38
4.5	Effect of applied voltage on (a) product selectivities and	
	(b) product molar ratios for the combined steam reforming	
	and partial oxidation of natural gas (steam content, 10 mol%;	
	HCs/O ₂ feed molar ratio of 2/1; total feed flow rate, 100 cm ³ /min;	
	input frequency, 300 Hz; and electrode gap distance, 6 mm).	39
4.6	Effect of applied voltage on power consumptions and coke	
	formation for the combined steam reforming and partial	
	oxidation of natural gas (steam content, 10 mol%; HCs/O ₂	
	feed molar ratio of 2/1; total feed flow rate, 100 cm ³ /min;	
	input frequency, 300 Hz; and electrode gap distance, 6 mm)	
	(E_C : power per reactant molecule converted; E_{H2} : power per H_2	
	molecule produced).	40
4.7	Effect of input frequency on (a) reactant conversions and	
	product yields, (b) concentrations of outlet gas, and (c)	
	generated current for the combined steam reforming and	
	partial oxidation of natural gas (steam content, 10 mol%;	
	HCs/O ₂ feed molar ratio of 2/1; total feed flow rate, 100 cm ³ /min;	
	applied voltage 14.5 kV and electrode gap distance 6 mm)	43

FIGURE PAGE

4.8	Effect of input frequency on (a) product selectivities and	
	(b) product molar ratios for the combined steam	
	reforming and partial oxidation of natural gas (steam	
	content, 10 mol%; HCs/O ₂ feed molar ratio of 2/1; total feed flow rate,	
	100 cm ³ /min; applied voltage, 14.5 kV; and electrode	
	gap distance, 6 mm).	44
4.9	Effect of input frequency on power consumptions and	
	coke formation for the combined steam reforming and	
	partial oxidation of natural gas (steam content, 10 mol%; HCs/O ₂	
	feed molar ratio of 2/1; total feed flow rate, 100 cm ³ /min;	
	applied voltage, 14.5 kV; and electrode gap distance, 6 mm)	
	$(E_C: power per reactant molecule converted; E_{H2}: power$	
	per H ₂ molecule produced).	45
4.10	Effect of electrode gap distance on (a) reactant conversions	
	and product yields, (b) concentrations of outlet gas, and	
	(c) generated current for the combined steam reforming and partial	
	oxidation of natural gas (steam content, 10 mol%; HCs/O2 feed	
	molar ratio of 2/1; total feed flow rate, 100 cm ³ /min; applied	
	voltage, 14.5 kV; and input frequency, 300 Hz)	48
4.11	Effect of electrode gap distance on (a) product selectivities	
	and (b) product molar ratios for the combined steam reforming	
	and partial oxidation of natural gas (steam content, 10 mol%; HCs/O ₂ feed molar ratio of 2/1; total feed flow rate, 100 cm ³ /min;	
	applied voltage, 14.5 kV; and input frequency, 300 Hz).	49
4.12	Effect of electrode gap distance on power consumptions and	
	coke formation for the combined steam reforming and partial	
	oxidation of natural gas (steam content, 10 mol%; HCs/O ₂ feed	
	molar ratio of 2/1; total feed flow rate, 100 cm ³ /min; applied	
	voltage, 14.5 kV; and input frequency, 300 Hz) (E _C : power per	
	reactant molecule converted; E _{H2} : power per H ₂ molecule produced).	50

•