# PROPANE DEHYDROGENATION OVER LITHIUM PROMOTED PLATINUM-TIN CATALYSTS: INFLUENCE OF PROMOTERS ON DECOKING PERFORMANCE

Mr. Supachai Kruayatidee

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment 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

and Case Western Reserve University

1997

ISBN 974-636-041-8

Thesis Title Propane Dehydrogenation over Lithium Promoted

Platinum-Tin Catalysts: Influence of Promoters on

**Decoking Performance** 

By : Mr. Supachai Kruayatidee

Program : Petrochemical Technology

Thesis Advisors : Assoc. Prof. Richard G. Mallinson

Prof. Somchai Osuwan

Dr. Pramote Chaiyavech

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

Director of the College

(Prof. Somchai Osuwan)

Thesis Committee

(Assoc. Prof. Richard G. Mallinson)

X Down

Prant Chargaird

fot Walling

(Prof. Somchai Osuwan)

(Dr. Pramote Chaiyavech)

(Dr. Thirasak Rirksomboon)

#### **ABSTRACT**

##951016 : PETROCHEMICAL TECHNOLOGY PROGRAM

KEYWORD: PROMOTER, DEHYDROGENATION, DECOKING

SUPACHAI KRUAYATIDEE: PROPANE DEHYDROGENATION OVER LITHIUM PROMOTED PLATINUM-TIN CATALYSTS: INFLUENCE OF PROMOTERS ON DECOKING PERFORMANCE. THESIS ADVISORS: ASSOC. PROF. RICHARD G. MALLINSON, PROF. SOMCHAI OSUWAN, AND DR. PRAMOTE CHAIYAVECH 46 pp. ISBN 974-636-041-8

Carbon formation is an unavoidable side reaction in the catalytic processing of hydrocarbons. The carbonaceous deposit, or coke, can usually be burnt in diluted air. Coke deposition during propane dehydrogenation was investigated on Pt-Sn-Li/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> catalysts. The weight percentage of platinum and tin was kept at 0.4 and 0.8, respectively. The lithium content was varied from 0.05 to 1.5% by weight. The catalysts were tested in the propane dehydrogenation for 8 hours and then were regenerated with 1.0 vol% O2 in N<sub>2</sub> at 500 °C, 1 psia for 1 hour. This procedure was repeated for 8 cycles in the cycle regeneration part. The spent catalysts from the first and the eighth cycle were characterized by TPO and it was found that lithium helped the migration of coke from the metal to the support. The spent and partially regenerated catalysts(5-60 min) have been characterized by means of Fourier transform infrared spectroscopy (FTIR), elemental analyzer and thermal It was found that coke was rapidly removed within the first 5 minutes of regeneration. The catalysts with different amounts of lithium loadings gave different decoking rates. The Li/Pt ratio of unity gave the highest decoking rate.

# บทคัดย่อ

ศุภชัย เครือญาติดี : การศึกษาปฏิกิริยาการดึงไฮโครเจนออกจากโพรเพนบนตัวเร่ง ปฏิกิริยาแพลทินัม-ดีบุกโคยมีลิเธียมเป็นตัวส่งเสริม เพื่อศึกษาผลของตัวส่งเสริมต่อ ประสิทธิภาพในการกำจัดโค้ก (Propane Dehydrogenation over Lithium Promoted Platinum-Tin Catalysts : Influence of Promoters on Decoking Performance) อ.ที่ปรึกษา : รศ.คร. ริชาร์ค จี มาลลินสัน ศ.คร. สมชาย โอสุวรรณ และ คร. ปราโมทย์ ไชยเวช 46 หน้า ISBN 974-636-041-8

การเกิดสารประกอบคาร์บอนเป็นปฏิกิริยาข้างเคียงที่ไม่อาจหลีกเลี่ยงได้ในกระบวนการ ผลิตสารประกอบไฮโครคาร์บอนโดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยา สารประกอบคาร์บอนหรือโค้กสามารถ ถูกกำจัดได้โดยการเผาด้วยอากาสที่เจือจาง งานวิจัยนี้มีวัตถุประสงค์เพื่อศึกษาการเกิดโค้กบนตัว เร่งปฏิกิริยาที่ประกอบด้วยแพลทินัม ดีบุก และลิเธียมบนตัวพยุงอลูมินา โดยที่โลหะแพลทินัม และ ดีบุกจะมีปริมาณคงที่ที่ 0.4 และ 0.8 เปอร์เซนต์โดยน้ำหนัก แต่ลิเธียมจะมีการเปลี่ยนแปลงค่า จาก 0.05 ถึง 1.5 เปอร์เซนต์โดยน้ำหนัก ตัวเร่งปฏิกิริยาจะถูกนำไปใช้งานกับปฏิกิริยาการคึง ไฮโครเจนออกจากโพรเพนเป็นเวลา 8 ชั่วโมง หลังจากนั้นทำการคืนสภาพตัวเร่งปฏิกิริยาด้วยก๊าซ ออกซิเจนความเข้มข้น 1 เปอร์เซนต์โดยปริมาตรในไนโตรเจนที่อุณหภูมิ 500 องศาเซลเซียสเป็น เวลา 1 ชั่วโมง ตัวเร่งปฏิกิริยาจะถูกนำไปใช้งานและทำการคืนสภาพอยู่เช่นนี้เป็นจำนวน 8 รอบ นอกจากนี้ตัวเร่งปฏิกิริยาที่ผ่านการใช้งานในเวลาเท่าๆกันจะถูกนำไปคืนสภาพในช่วงเวลาที่แตก ต่างกันระหว่าง 5 ถึง 60 นาที เพื่อศึกษาประสิทธิภาพในการกำจัดโค้กและการเปลี่ยนแปลงของ โค้กที่เกาะบนตัวเร่งปฏิกิริยาโดยจะถูกนำไปวิเคราะห์ด้วยเครื่องฟูเลียร์ทรานสฟอร์มอินฟราเรด สเปกโตรสโคปี, เครื่องวิเคราะห์ธาตุ และเครื่องมือวิเคราะห์ด้วยเครื่องฟูเลียร์ทรานสฟอร์มอินฟราเรด สเปกโตรสโคปี, เครื่องวิเคราะห์ธาตุ และเครื่องมือวิเคราะห์ความร้อน

จากการทดลองพบว่าโลหะลิเธียมช่วยในการเคลื่อนที่ของโค้กจากโลหะแพลทินัมไปยัง ตัวพยุงอลูมินา อย่างไรก็ตาม การเผาตัวเร่งปฏิกิริยาที่อุณหภูมิสูงสามารถกำจัดโค้กทั้งที่อยู่บน โลหะแพลทินัมและบนแกนพยุงอลูมินา ข้อมูลในการวิเคราะห์ทั้งหมดแสดงให้เห็นว่าโค้กที่อยู่ บนตัวเร่งปฏิกิริยาจะถูกกำจัดไปอย่างรวดเร็วภายในช่วง 5 นาทีแรกของการคืนสภาพ ตัวเร่งปฏิกิริยาที่มีอัตราส่วนของลิเธียมต่อแพลทินัมที่เท่ากัน จะให้อัตราการกำจัดโค้กสูงที่สุด

#### **ACKNOWLEDGMENTS**

I would like to sincerely thank Assoc. Prof. Richard G. Mallinson, Prof. Somehai Osuwan and Dr. Pramote Chaiyavech for their guidance, understanding, and constant encouragement throughout the course of this research.

I greatly appreciate all the professors who guided me through their courses establishing the knowledge base used in this work. I would also like to thank all the teachers, staff and friends in the college for their assissance, useful and enjoyable discussions when we were working together.

I would like to extend my sincere appreciation to all the professors, staff, Mr. Boonyarach Kittiyanan and Mr. Anawat Bhummasobhana for their kindness and hospitality during the time I spent doing my research in Oklahoma.

I would like to gratefully thank and acknowledge the National Research Council of Thailand for its partial financial support for my project.

Finally, I would like to express my gratitude to my family for their love, concern, encouragement, understanding and support.

# TABLE OF CONTENTS

CHAPTER					
	Title Page				
	Abs	Abstract Acknowledgments			
	Ack				
	Tab	Table of Contents			
	List	List of Tables			
	List	of Figures	ix		
I	INT	TRODUCTION	1		
II	BACKGROUND				
	2.1	Deactivation of Catalyst	3		
		2.1.1 Catalyst Deactivation by Sintering	3		
		2.1.2 Catalyst Deactivation by Poisoning	4		
		2.1.3 Catalyst Deactivation by Fouling	5		
	2.2	Mechanisms of Coking	6		
		2.2.1 Effect of Reaction Conditions	7		
		2.2.2 Effect of Promoters Loading	8		
	2.3	Catalyst Regeneration	8		
		2.3.1 Metal Redispersion	10		
		2.3.2 Mechanisms and Kinetics of Regeneration	11		
		2.3.3 Effect of Oxidizing Reducing Activity	14		

CHAPTER				PAGE		
III	EXPERIMENTAL SECTION					
	3.1	Mater	rials	15		
		3.1.1	Gases	15		
		3.1.2	Chemicals	15		
		3.1.3	Catalysts	16		
	3.2	Equip	ment	16		
		3.2.1	Gas Chromatography	16		
		3.2.2	Furnace	18		
		3.2.3	Temperature Control Device	18		
		3.2.4	Mass Flow Controller	19		
		3.2.5	Tubing	19		
	3.3	Metho	odology	19		
		3.3.1	Cycle Regeneration	19		
		3.3.2	The Partial Regeneration	21		
		3.3.3	Coked Catalyst Characterization	23		
IV	RESULTS AND DISCUSSION					
	4.1	The C	yclic Regeneration	26		
		4.1.1	Propane Conversion and Coke Burning	26		
		4.1.2	Temperature-Programmed Oxidation	31		
	4.2	Coke	Partial Regeneration	33		
V	CONCLUSIONS			41		
	REFERENCES					
	CUF	RRICUI	LUM VITAE	45		

### LIST OF TABLES

TABLE		PAGE
3.1	Compositions of the catalysts used in this study	16
3.2	Specifications and operating conditions of GC	18
3.3	STA parameters	24
3.4	FTIR conditions	24
4.1	The coke (investigated by STA) on metal site	
	and alumina support of spent catalyst and	
	partially regenerated catalyst for 5 minutes	
	(Par5), 10 minutes (Par10), 15 minutes (Par15)	
	and 30 minutes (Par30)	37

## LIST OF FIGURES

FIGURE		PAGE
3.1	Schematic diagram of experimental equipment	17
3.2	Schematic diagram of cyclic regeneration	
	experiment	20
3.3	Schematic diagram of partial regeneration	
	experiment	22
4.1	The conversion of propane for the cycle run at	
	600 °C	27
4.2	The selectivity to propane for the cycle run at	
	600 °C	29
4.3	CO <sub>2</sub> produced during the coke burning cycles	30
4.4	Temperature-programmed oxidation profile of	
	1st cycle spent catalysts	32
4.5	Temperature-programmed oxidation profile of	
	8th cycle spent catalysts	34
4.6	Carbon remaining on partially regenerated	
	catalyst samples of 1st cycle	36
4.7	FTIR spectra of coke and partially regenerated	
	catalyst for 5 minutes (Par5), 15 minutes	
	(Par15) and 30 minutes (Par30)	39