THE AROMATIZATION OF n-HEXANE AND n-OCTANE ON Pt/KL CATALYST PREPARED BY VAPOR-PHASE IMPREGANATION METHOD

Ms. Paneeya Sackamduang

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,
and Case Western Reserve University

2001

ISBN 974-13-0680-6

Thesis Title: The Aromatization of n-Hexane and n-Octane on Pt/KL

Catalysts Prepared by Vapor-Phase Impregnation Method

By : Ms. Paneeya Sackamduang

Program : Petrochemical Technology

Thesis Advisors: Prof. Daniel E. Resasco

Prof. Somchai Osuwan

Asst. Prof. Thirasak Rirksomboon

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

K. Bunyaunt. College Director

(Assoc. Prof. Kunchana Bunyakiat)

Thesis Committee:

(Prof. Daniel E. Resasco)

(Prof. Somchai Osuwan)

(Asst. Prof. Thirasak Rirksomboon)

(Dr. Boonyarach Kitiyanan)

ABSTRACT

4271015063: PETROCHEMICAL TECHNOLOGY PROGRAM

Paneeya Sackamduang: The Aromatization of n-Hexane and n-Octane on Pt/KL Catalyst Prepared by Vapor-Phase Impregnation Method. Thesis Advisors: Prof. Daniel E. Resasco, Prof. Somchai Osuwan and Asst. Prof. Thirasak Rirksomboon, 47 pp ISBN 974-13-0680-6

Keywords: Aromatization/ Pt/KL/ Sulfur Poisoned/ Water Vapor Poisoned/ VPI Method/ Ce

The catalytic performances of Pt/KL and Pt/Ce-KL catalysts on n-C₆ and n-C₈ aromatization were studied at various conditions; clean, sulfur-and water-containing feed. The catalysts were prepared by conventional incipient wetness impregnation (IWI) and vapor-phase impregnation (VPI) methods. From the reaction testing results, the VPI catalysts exhibited significantly higher in both conversion and selectivity. The results of H₂ chemisorption, FT-IR DRIFT of adsorbed CO, and TPO indicated that the VPI catalysts had a high dispersion of Pt species with small Pt clusters inside the L-zeolite channels. After introducing 2.5 ppm sulfur in the feed, both conversion and selectivity significantly decreased. The FT-IR of adsorbed CO results revealed that the presence of sulfur caused the Pt agglomeration. In order to increase sulfur tolerance, the addition of Ce as rare earth promoter was studied. It was observed that Ce helped improve the catalytic performance in sulfur-poisoned condition by which Ce might act as sulfur getter. Moreover, the deactivation of Pt/KL catalysts due to water vapor was also investigated. From the FT-IR of adsorbed CO results, the larger Pt clusters on the external surface of the L-zeolite and the Pt agglomeration due to water vapor was observed.

บทคัดย่อ

ปนียา ศักดิ์คำดวง : การศึกษาปฏิกิริยาอะโรมาไทเซชันของนอร์มัลเฮกเซนและนอร์มัล ออกเทนบนตัวเร่งปฏิกิริยาแพลดินัม/โพแทสเซียมซีโอไลต์แอลซึ่งเตรียมด้วยวิธีระเหิดสารเข้าไป ในโพรงซีโอไลต์ (The Aromatization of n-Hexane and n-Octane on Pt/KL Catalysts Prepared by Vapor-Phase Impregnation Method) อ. ที่ปรึกษา : ศ.คร. แค เนียล อี รีซัสโก (Prof. Daniel E. Resasco) ศ.คร. สมชาย โอสุวรรณ และ ผศ.ดร. ธีรศักดิ์ ฤกษ์สมบูรณ์ 47 หน้า ISBN 974-13-0680-6

ความสามารถในการเร่งปฏิกิริยาของตัวเร่งปฏิกิริยาชนิดแพลตินัมบนพื้นผิวโพแตส-เซียมซีโอไลต์แอล (Pt/KL) และชนิคแพลตินัมซีเรียมบนพื้นผิวโพแตสเซียมซีโอไลต์แอล (Pt/Ce-KL) ต่อปฏิกิริยาอะโรมาไทเซชัน (Aromatization) ของนอร์มัลเฮกเซน (n-Hexane) และนอร์มัล ออกเทน (n-Octane) ถูกศึกษาที่สภาวะต่างๆ; สารตั้งต้นบริสุทธิ์, สารตั้งต้นผสมซัลเฟอร์ และสาร ตั้งต้นที่มีน้ำ โดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาที่เตรียมด้วยวิธีฝังตัว (Incipient Wetness Impregnation, IWI) และวิธีระเหิดสารเข้าไปในโพรงซีโอไลต์ (Vapor-Phase Impregnation, VPI) ผลการศึกษาของ ความสามารถในการทำปฏิกิริยาพบว่าตัวเร่งปฏิกิริยาชนิดแพลตินัมบนพื้นผิวโพแทสเซียมซีโอ ไลต์แอลที่เตรียมจากวิธีระเหิดสารเข้าไปในโพรงซีโอไลต์ ให้ค่าความสามารถในการเปลี่ยนแปลง (Conversion) และความเฉพาะเจาะจงในการเลือกทำปฏิกิริยา (Selectivity) มากกว่าใช้วิธีฝังตัว โดยผลการทดลองในการวัดปริมาณไฮโดรเจนที่เกิดพันธะเคมีกับแพลตินัม(Hydrogen Chemisorption), อินฟราเรคแบบฟูเรียร์ทรานส์ฟอร์ม (FT-IR) และการทคลองวัคปริมาณคาร์บอน (TPO) แสคงให้เห็นว่าวิธีระเหิดสารเข้าไปในโพรงซีโอไลต์สามารถเตรียมกลุ่มแพลตินัมที่มีขนาด เล็กและอยู่ในโพรงของซีโอไลต์แอลได้ สำหรับการศึกษาปฏิกิริยาของสารตั้งต้นในสภาวะที่มีซัล เฟอร์ 2.5 ส่วนในล้านส่วนพบว่าค่าความสามารถในการเปลี่ยนแปลงและความเฉพาะเจาะจงใน การเลือกทำปฏิกิริยามีค่าลดลง โดยผลของอินฟราเรดแบบฟูเรียร์ทรานส์ฟอร์มแสดงถึงการรวมตัว ในการที่จะเพิ่มความสามารถในการด้านทานซัลเฟอร์จึง ของกลุ่มแพลตินัมเนื่องจากซัลเฟอร์ โดยพบว่าการใส่ซีเรียมทำให้ความสามารถใน ศึกษาการใส่ซีเรียมเป็นตัวช่วยในการทำปฏิกิริยา การทำปฏิกิริยาของสภาวะที่มีซัลเฟอร์เพิ่มขึ้นเนื่องจากซีเรียมช่วยจับกับซัลเฟอร์ นอกจากนี้การ ศึกษาผลของสารตั้งต้นที่มีน้ำพบว่าทำให้เกิดกลุ่มแพลตินัมที่มีขนาดใหญ่และอยู่ที่ผิวด้านนอกของ ซีโอไลต์

ACKNOWLEDGEMENTS

This work cannot be successful without the participation of the following individuals and organizations.

Out of a sense of gratefulness, the author would like to express her gratitude to Prof. Daniel E. Resasco, Prof. Somchai Osuwan and Asst. Prof. Thirasak Rirksomboon for their kindness, helpful guidance, creative discussion and constant encouragement throughout this research work.

The author would like to extend special thanks to Dr. Walter E. Alvarez, research associate of the University of Oklahoma and Ms. Siriporn Jongpatiwut, Ph.D. student of the Petroleum and Petrochemical College who gave invaluable help and encouragement.

The author would like to extend special thanks to the faculty and staff at the Petroleum and Petrochemical College, Chulalongkorn University and the heterogeneous catalysis group, the University of Oklahoma, all of my friends, and all of Ph.D. students for their willing cooperation.

Finally, the author would like to express her deepest gratitude to her parents and family for their forever love, endless encouragement, and the greatest role in her success.

TABLE OF CONTENTS

	PAGE
Title Page	i
Abstract (in English)	iii
Abstract (in Thai)	iv
Acknowledgement	v
Table of Contents	vi
List of Tables	ix
List of Figures	X
R	
INTRODUCTION	1
LITERATURE SURVEY	3
2.1 The Aromatization on the Pt/KL Catalyst	3
2.2 Catalyst Deactivation	7
EXPERIMENTAL	11
3.1 Materials	11
3.1.1 Gases	11
3.1.2 Chemicals	11
3.2 Catalyst Preparation	12
3.2.1 Incipient Wetness Impregnation	12
3.2.2 Vapor-Phase Impregnation	13
3.3 Catalytic Activity Measurements	14
3.3.1 Priority to Reaction Testing	14
3.3.2 Reaction Testing	14
	Abstract (in English) Abstract (in Thai) Acknowledgement Table of Contents List of Tables List of Figures R INTRODUCTION LITERATURE SURVEY 2.1 The Aromatization on the Pt/KL Catalyst 2.2 Catalyst Deactivation EXPERIMENTAL 3.1 Materials 3.1.1 Gases 3.1.2 Chemicals 3.2 Catalyst Preparation 3.2.1 Incipient Wetness Impregnation 3.2.2 Vapor-Phase Impregnation 3.3 Catalytic Activity Measurements 3.3.1 Priority to Reaction Testing

CHAPTER		PA	AGE
	3.3.3	Product Analysis of n-Hexane (or n-Octane)	
	5.5.5	Aromatization	15
	3.4 Cataly	yst Characterization	17
	_	Hydrogen Chemisorption Measurement	17
		Fourier Transform-Infrared Spectroscopy	
	J	of Adsorbed CO	17
	3.4.3	Temperature-Programmed Oxidation	18
IV	RESULT	'S AND DISCUSSION	19
	4.1 The A	Aromatization of n-Hexane	19
	4.1.1	Catalytic Activity Measurement	19
		4.1.1.1 Effect of Preparation Method	19
		4.1.1.2 Effect of Sulfur in the Feed	21
		4.1.1.3 Effect of Rare Earth Promoter	21
		4.1.1.4 Effect of Water	22
	4.1 The A	Aromatization of n-Octane	24
	4.2.1	Catalytic Activity Measurement	24
		4.2.1.1 Effect of Preparation Method	24
		4.2.1.2 Effect of Sulfur in the Feed	24
		4.2.1.3 Effect of Rare Earth Promoter	26
		4.2.1.4 Effect of Water	26
	4.2.2	Catalyst Characterization	29
		4.2.2.1 Hydrogen Chemisorption Measurement	29
		4.2.2.2 Fourier Transform-Infrared Spectroscopy	
		of Adsorbed CO	30
		4.2.2.3 Temperature-Programmed Oxidation	35

CHAPTER	PAGE
V CONCLUSIONS AND RECOMMENDATIONS	42
REFERENCES	44
CURRICULUM VITAE	47

LIST OF TABLES

TABL	Æ	PAGE
4.1	The %Pt dispersion of catalysts by hydrogen chemisorption	30
4.2	Amount of carbon deposited in the n-C ₈ aromatization reaction	s,
	as determined by TPO	35
4.3	Amount of carbon deposited in the n-C ₆ and n-C ₈ aromatization	1
	reaction, as determined by TPO	40

LIST OF FIGURES

FIGU	GURE PA	
3.1	Schematic diagram of the reaction testing	16
4.1	The variation of conversion and benzene selectivity with time on	
	stream of Pt/KL catalysts prepared by IWI and VPI method, at	
	500° C, WHSV = $5 h^{-1}$	20
4.2	The variation of conversion and benzene selectivity with time on	
	stream of Pt/KL catalysts in clean condition and in the presence	
	of 2.5 ppm sulfur at 500° C, WHSV = $5 h^{-1}$	20
4.3	The variation of conversion and benzene selectivity with time on	
	stream of VPI catalysts in clean condition, at 500°C, WHSV = 5 H	n ⁻¹ 22
4.4	The variation of conversion and benzene selectivity with time on	
	stream of VPI catalysts in 2.5 ppm sulfur-poisoned condition, at	
	500° C, WHSV = $5 h^{-1}$	23
4.5	The variation of conversion and benzene selectivity with time on	
	stream of VPI catalysts in water vapor-poisoned condition, at 500	o°С,
	$WHSV = 5 h^{-1}$	23
4.6	.6 The variation of conversion and total aromatic selectivity with tim	
	on stream of Pt/KL catalysts prepared by IWI and VPI method, a	t
	500° C, WHSV = $5 h^{-1}$	25
4.7	The variation of conversion and total aromatic selectivity with tir	ne
	on stream of Pt/KL catalysts in clean condition and in the present	ce
	of 2.5 ppm sulfur, at 500° C, WHSV = 5 h^{-1}	25
4.8	The variation of conversion and total aromatic selectivity with tir	ne
	on stream of Pt/KL catalysts in clean condition, at 500°C, WHSV	7
	$= 5 h^{-1}$	27

FIGURE PAGE

4.9	The variation of conversion and total aromatic selectivity with time	
	on stream of Pt/KL catalysts in 2.5 ppm sulfur-poisoned condition	
	at 500° C, WHSV = $5 h^{-1}$	27
4.10	The variation of conversion and total aromatic selectivity with time	
	on stream of unpromoted Pt/KL catalysts in clean condition and in	
	water vapor-poisoned condition, at 500°C, WHSV = 5 h ⁻¹	28
4.11	The variation of conversion and total aromatic selectivity with time	
	on stream of promoted Pt/Ce-KL catalysts in clean condition) and i	n
	water vapor-poisoned condition, at 500°C, WHSV = 5 h ⁻¹	28
4.12	FT-IR spectra of Pt/KL catalysts prepared by IWI and VPI method	
	reduced at 500°C. (Effect of preparation method)	32
4.13	FT-IR spectra of Pt/KL-VPI catalysts freshly reduced and after	
	spent in 2.5 ppm sulfur, reduced at 500°C. (Effect of sulfur in the	
	feed)	32
4.14	FT-IR spectra of Pt/KL-VPI catalysts freshly reduced, Pt/KL-VPI	
	and Pt/Ce-KL-VPI after spent in 2.5 ppm sulfur, reduced at 500°C.	
	(Effect of rare earth promoters_sulfur-poisoned condition)	34
4.15	FT-IR spectra of Pt/KL-VPI catalysts freshly reduced, Pt/KL-VPI	
	and Pt/Ce-KL-VPI after spent in water containing feed, reduced at	
	500°C. (Effect of water)	34
4.16	TPO profiles for the Pt/KL catalysts prepared by IWI and VPI	
	method after clean run of n-C ₈ aromatizaiton. (Effect of preparation	ı
	method)	36
4.17	TPO profiles for the Pt/KL-VPI catalysts after clean run and after	
	spent in 2.5 ppm sulfur of n-C ₈ aromatizaiton. (Effect of sulfur in	
	the feed)	36