# TOLUENE ALKYLATION WITH METHANOL USING MODIFIED HZSM-5 CATALYSTS: SILYLATION AND DEALUMINATION

Nut Tangphianphan

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

2014

Thesis Title: Toluene Alkylation with Methanol Using Modified HZSM-5

Catalysts: Silylation and Dealumination

By: Nut Tangphianphan

**Program:** Petroleum Technology

**Thesis Advisor:** Assoc. Prof. Thirasak Rirksomboon

Asst. Prof. Siriporn Jongpatiwut

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

College Dean

(Asst. Prof. Pomthong Malakul)

## **Thesis Committee:**

(Assoc. Prof. Thirasak Rirksomboon)

Dimento -

(Asst. Prof. Siriporn Jongpatiwut)

3. Kitiyanan

(Asst. Prof. Boonyarach Kitiyanan)

(Dr. Tanate Danuthai)

#### **ABSTRACT**

5573018063: Petroleum Technology

Nut Tangphianphan: Toluene Alkylation with Methanol Using

Modified HZSM-5 Catalysts: Silylation and Dealumination

Thesis Advisor: Assoc. Prof. Thirasak Rirksomboon and Asst. Prof.

Siriporn Jongpatiwut 63 pp

Keywords: Methylation/ Toluene/ HZSM-5/ Tetraethyl orthosilicate/

Silylation/Dealumination

p-Xylene is the most important intermediate in xylene isomers. It is mainly used for producing terephthalic acid. Currently, p-xylene is produced by disproportionation of toluene and p-xylene-oriented isomerization of mixed xylene isomers. However, these processes will produce a large quantity of benzene, hence, the cost of isolation and purification is relatively high. The catalytic methylation of toluene is, therefore, a very promising alternative method of producing p-xylene without any by-product. A variety of zeolites have been used for catalyzing this reaction such as acidic zeolite, HZSM-5 because of its suitable pore size for p-xylene diffusion. On the other hand, the acid sites on the external catalyst surface would cause an isomerization of p-xylene to o- and m-xylene, resulting in decreasing the selectivity to p-xylene. The purpose of this study was to deactivation of its external acid sites. The HZSM-5 catalysts used were modified via i) chemical liquid deposition (CLD), and ii) dealumination via acid treatment. The varied amounts and cycles of tetraethyl orthosilicate (TEOS) loading in the ranges of, 0.5-2.0 ml.g<sup>-1</sup> and 1-3 times respectively, were employed for the former method whereas the use of 0.5 M oxalic acid was for the latter. Catalytic activity testing was carried out at atmospheric pressure, 400 °C, WHSV of 24 h<sup>-1</sup>, and toluene to methanol ratio of 4. The results showed that the catalyst modified via the CLD with a TEOS concentration of 1 ml/g.cat. with 2-cycle treatment exhibited the highest p-xylene selectivity in product from 67.29 % to 84.39 % or p-xylene selectivity in xylene from 75.17 % to 92.05 % as compared to the parent catalyst.

# บทคัดย่อ

ณัฐ ตั้งเพียรพันธ์: ปฏิกิริยาแอลคิเลชันของโทโลอีนกับเมทานอลโดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยา ซีโอไลท์ที่ได้รับการปรับแต่งชนิด HZSM-5 โดยวิธีไซลีเลชัน และ ดีอะลูมิเนชัน(Toluene Alkylation with Methanol using Modified HZSM-5 Catalysts: Silylation Dealumination) อ. ที่ปรึกษา: รศ. ดร. ธีรศักดิ์ ฤกษ์สมบูรณ์ และ ผศ.ดร. ศิริพร จงผาติวุฒิ 63 หน้า

ใชลืนโดยเฉพาะพาราไซลีนเป็นสารตั้งต้นที่สำคัญในการผลิตกรคเทอเรพทาลิกและ ใดเมททิลเทอเรพทาลิก ในปัจจุบันพาราไซลีนผลิตโดยปฏิกิริยาคิสพรอพอชันเนชันของโทลูอื่น และปฏิกิริยาใอโซเมอร์ไรเซชันของสารผสมไซลีน แต่อย่างไรก็ตามปฏิกิริยาที่กล่าวมานี้ผลิต เบนซีนออกมาในปริมาณมาก เพราะเหตุนี้ต้นทุนในกระบวนการแยกและการทำให้สารบริสุทธิ์ นั้นมีราคาค่อนข้างสูง ด้วยเหตุนี้กระบวนการแอลคิเลชันของโทลูอีนกับเมทานอลจึงเป็นทางเลือก ในการผลิตพาราไซลีนโดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาซีโอไลท์ชนิดต่างๆ โดยซีโอไลท์ชนิดต่างๆถูกใช้ใน การเป็นตัวเร่งปฏิกิริยาในกระบวนการแอลคิเลชัน ในการทคลองนี้ ได้เลือกใช้ซีโอไลท์ชนิด HZSM-5 เนื่องจากมีขนาครูพรุนที่เหมาะสมกับขนาคโมเลกุลของพาราไซลีนที่แพร่ออกมา แต่ เนื่องจากพื้นผิวที่เป็นกรคบนผิวค้านนอกของซีโอไลท์สามารถทำให้เกิดปฏิกิริยาไอโซเมอไรซ์ ของพาราไซลีนเป็นไซลีนชนิคอื่นๆได้ ดังนั้นงานวิจัยนี้จึงได้ทำการศึกษาปฏิกิริยาแอลคิเลชันของ โทลูอื่นกับเมทธานอลบนตัวเร่งปฏิกิริยาซีโอไลท์ชนิด HZSM-5 โดยทำการปรับแต่งด้วยวิธีการ 1) ปรับปรุงพื้นผิวด้วยของเหลวเชิงเคมี(chemical liquid deposition)(CLD) 2) การลดปริมาณ อะลูมิเนียม(dealumination) ที่พื้นผิวตัวเร่งปฏิกิริยาโดยใช้กรด สำหรับวิธีการแรก ทำการ ปรับเปลี่ยนปริมาณและจำนวนรอบในการปรับปรุงพื้นผิวด้วยเททระเอธิลออโทรซิลิเกต(TEOS) โดยการปรับเปลี่ยนปริมาณในช่วง 0.5-2.0 มิลลิลิตรต่อกรับ และจำนวนรอบ 1-3 รอบส่วนใน วิธีการที่สองใช้กรคออกซาลิกความเข้มข้น 0.5 โมล โดยอัตราการเกิดปฏิกิริยาผ่านตัวเร่งได้ถูก ทคสอบภายใต้สภาวะบรรยากาศ ที่อุณหภูมิในการทำปฏิกิริยา 450 องศาเซลเซียส อัตราการไหล (WHSV) ที่ 24 ต่อชั่วโมง และอัตราส่วนโทลูอื่นต่อเมทานอลเท่ากับ 4 โดยใช้ปฏิกรณ์แบบเบคนิ่ง จากผลการทดลองแสดงให้เห็นว่ากรคซีโอไลท์ชนิด HZSM-5 ที่ผ่านการทำ CLD ที่ 2 รอบโดย ใช้ TEOS ให้ผลการเลือกเกิดพาราไซลีนในผลิตภัณฑ์จาก 67.29% เป็น 84.39% หรือการเลือก เกิดพาราไซลีนในไซลีนจาก 75.17 % to 92.05 % เมื่อเปรียบเทียบกับ HZSM-5 ที่ยังไม่ได้ถูก ดัดแปรง

#### **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 thankfulness to Assoc. Prof. Thirasak Rirksomboon and Asst. Prof. Siriporn Jongpatiwut for their that provides suggestion, useful recommendation and gives me an idea to troubleshoot problem, I am so appreciate to intimacy for teaching and helping me to understand and get the knowledge.

I would like to express special thanks to Asst. Prof. Boonyarach Kittiyanan and Dr. Tanate Danuthai for being my thesis committee and comment. And this thesis would not have been possible without the knowledge received from all the lecturers and staffs at the Petroleum and Petrochemical College.

The author gratefully acknowledge for the scholarship and funding of the thesis work provided by the Petroleum and Petrochemical College, and by the center of Excellence on Petrochemical and Materials Technology, Thailand

Furthermore, I would like to take this important opportunity to thank all of my graduate friends for their assistance cheerfulness, and encouragement

Finally, I would like to thanks my family for spirit and finance during my study in the Petroleum and Petrochemical College along two years.

## TABLE OF CONTENTS

		PAGE
Title	Page	i
Absti	ract (in English)	iii
Absti	ract (in Thai)	iv
Ackn	owledgements	V
Tabl	e of Contents	vi
List	of Tables	ix
List	of Figures	xii
IAPTE	R	
I	INTRODUCTION	1
II	THEORETICAL BACKGROUND AND LITERATURE	3
	REVIEW	
	2.1 Alkylation of Aromatics	3
	2.1.1 Electrophilic Aromatic Substitution	3
	2.1.2 Nucleophilic Aromatic Substitution	4
	2.2 Alkylation Catalysts	5
	2.3.Zeolite	7
	2.3.1 Acidity	10
	2.3.2 Shape Selectivity	11
	2.3.2.1 Reactant Shape Selectivity	11
	2.3.2.2 Product Shape Selectivity	11
	2.3.2.3 Restricted Transition State Shape Selectivity	12
	2.4 Zeolite Si/Al molar ratio	13
	2.5 ZSM-5 Zeolite	14
	2.6 Modification of Catalysts	15
	2.6.1 Dealumination	15
	2.6.2 <u>Silvlation</u>	17
	2.7 Production of Xylenes	19
	Abstr Abstr Ackn Table List List	II THEORETICAL BACKGROUND AND LITERATURE REVIEW  2.1 Alkylation of Aromatics 2.1.1 Electrophilic Aromatic Substitution 2.1.2 Nucleophilic Aromatic Substitution 2.2 Alkylation Catalysts 2.3.Zeolite 2.3.1 Acidity 2.3.2 Shape Selectivity 2.3.2.1 Reactant Shape Selectivity 2.3.2.2 Product Shape Selectivity 2.3.2.3 Restricted Transition State Shape Selectivity 2.4 Zeolite Si/Al molar ratio 2.5 ZSM-5 Zeolite 2.6 Modification of Catalysts 2.6.1 Dealumination 2.6.2 Silvlation

СНАРТЕ	₹	PAGE
	2.7.1 Alkylation of Toluene with Methanol	19
	2.7.2 Catalysts	20
		23
Ш	EXPERIMENTAL	
	3.1 Materials	23
	3.1.1 Chemicals	23
	3.1.2 Gases	23
	3.2 Equipment	23
	3.3 Methodology	24
	3.3.1 Catalyst Preparation	24
	3.3.2 Catalyst Characterization	24
	3.3.2.1 X-ray Diffraction (XRD)	24
	3.3.2.2 Scanning Electron Microscope (SEM)	25
	3.3.2.3 Brunauer-Emmett-Teller (BET) Surface Area	
	Analyzer	25
	3.3.2.4 Temperature Programmed Desorption of	
	Isopropylamine (TPD- IPA)	25
	3.3.2.5 Temperature Programmed Desorption of	
	Ammonia (TPD- NH <sub>3</sub> )	25
	3.3.2.6 Temperature Programmed Oxidation (TPO)	26
	3.3.2.7 X-ray Fluorescence method (XRF)	26
	3.3.2.8 Solid state <sup>27</sup> Al MAS Nuclear Magnetic	
	Resonance Spectrometer ( <sup>27</sup> Al MAS NMR)	26
	3.3.3 Catalytic Activity Testing	26
	3.3.4 Product Analysis	27
IV	RESULTS AND DISCUSSION	29
	4.1 Catalyst Characterization	28
	4.1.1 X-ray Fluorescence (XRF)	28

CHAPTE	R		PAGE
	4.1.2 Surf	ace Area Measurements	30
	4.1.3 X-ra	y Diffraction (XRD)	31
	4.1.4 Scar	nning Electron Microscope (SEM)	33
	4.1.5 TPE	of Isopropylamine (IPA-TPD) and Ammonia	
	(NH	(3-TPD)	34
	4.1.6 <sup>27</sup> Al-	MAS/NMR spectra	36
	4.2 Catalytic A	activity Testing	38
	4.2.1 Effe	ect of SiO <sub>2</sub> /Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> Molar Ratio	38
	4.2.2 Effe	ect of TEOS Loading	41
	4.2.3 Effe	ect of CLD Treatment Cycle	43
	4.2.4 Effe	ect of Dealumination Treatment	46
V	CONCLUSIO	ONS AND RECOMMENDATIONS	49
	5.1 Conclusi	ons	49
	5.2 Recomm	endations	49
	REFERENC	EES	51
	APPENDIC	ES	53
	Appendix A	Calculation of Si/Al Ratio and Theoretical	
		Acidity	53
	Appendix B	Experimental Data of Catalytic Activity Test for	
		Toluene Alkylation with Methanol using	
		Modified HZSM-5	54
	CURRICULI	UM VITAE.	63

## LIST OF TABLES

TABLE		PAGE
2.1	Classification of zeolite structures	9
2.2	Thermodynamic equilibrium values for xylene isomers at three	
	temperatures	20
3.1	Oven condition	28
4.1	The chemical composition of the HZSM-5 catalysts investigated	30
4.2	Textural properties of the parent and modified catalysts	33
4.3	Relative crystallinity of the parent HZSM-5 and modified HZSM-5	31
4.4	Determination of acidity types for the parent and CLD treated	
	HZSM-5 catalysts	35
4.5	Determination of acidity types for the parent and Dealuminated	
	HZSM-5 catalysts.	35
4.6	Aluminum coordinated formation of parent and modified catalysts	37
4.7	Product distribution for various SiO <sub>2</sub> /Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> molar ratio; reaction	
	temperature 400 °C toluene to methanol molar ratio of 4, WHSV =	
	$24 \text{ h}^{-1}$ , and TOS = 375 min	39
4.8	Comparison of synthesized catalysts (Techajiranon .et al 2012) with	
	SiO <sub>2</sub> /Al <sub>2</sub> O ratio of 90 and 181 on conversion, and product	
	distribution; reaction temperature of 400 °C, toluene to methanol	
	molar ratio of 4, WHSV = $24 h^{-1}$ , and TOS = $375 min$	40
4.9	The amount of carbon depostion on the parent HZSM-5 with various	3
	SiO <sub>2</sub> /Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> molar ratios after 375 min on stream.	41
4.10	Product distribution for the parent and CLD treated HZSM-5	
	catalysts; reaction temperature 400 °C toluene to methanol molar	
	ratio of 4, WHSV = $24 \text{ h}^{-1}$ , and TOS = $375 \text{ min}$	43
4.11	Product distribution for the different CLD treatment cycle over	
	HZSM-5 catalysts with; reaction temperature 400 °C toluene to	
	methanol molar ratio of 4, WHSV = $24 \text{ h}^{-1}$ , and TOS = $375 \text{ min}$	44

TABLE	ΓABLE	
4.12	The amount of carbon deposition on the parent HZSM-5 catalysts	46
	and modified catalysts via CLD treatment after 375 min on stream	
4.13	The amount of carbon deposition on the parent HZSM-5 catalysts	
	and dealuminated catalysts after 375 min on stream	48
Bl	Toluene and methanol conversion for various SiO <sub>2</sub> /Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> molar	
	ratio: reaction temperature 400 °C toluene to methanol molar ratio	
	of 4, WHSV = $24 \text{ h}^{-1}$ , and TOS = $375 \text{ min}$	54
B2	Product selectivity for various SiO <sub>2</sub> /Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> molar ratio; reaction	
	temperature 400 °C toluene to methanol molar ratio of 4,	
	WHSV = $24 \text{ h}^{-1}$ , and TOS = $375 \text{ min}$	55
B3	Toluene and methanol conversion for various amount of TEOS	
	loading; reaction temperature 400 °C toluene to methanol molar	
	ratio of 4, WHSV = $24 h^{-1}$ , and TOS = $375 min$	56
B4	Product selectivity for various amount of TEOS loading; reaction	
	temperature 400 °C toluene to methanol molar ratio of 4,	
	WHSV = $24 \text{ h}^{-1}$ , and TOS = $375 \text{ min}$	57
B5	Toluene and methanol conversion for various CLD treatment cycle;	
	reaction temperature 400 °C toluene to methanol molar ratio of 4,	
	WHSV = $24 \text{ h}^{-1}$ , and TOS = $375 \text{ min}$	58
B6	Product selectivity for various CLD treatment cycle; reaction	
	temperature 400 °C toluene to methanol molar ratio of 4,	
	WHSV = $24 \text{ h}^{-1}$ , and TOS = $375 \text{ min}$	59
B7	Toluene and methanol conversion for parent and dealuminated	
	catalysts; reaction temperature 400 °C toluene to methanol molar	
	ratio of 4, WHSV = $24 \text{ h}^{-1}$ , and TOS = $375 \text{ min}$	60
В8	Product selectivity for parent and dealuminated catalysts; reaction	
	temperature 400 °C toluene to methanol molar ratio of 4,	
	WHSV = $24 \text{ h}^{-1}$ , and TOS = $375 \text{ min}$	60

TABLE		PAGE
В9	<i>p</i> -Xylene selectivity and other product selectivity for parent and	61
	dealuminated catalysts; reaction temperature 400 °C toluene to	
	methanol molar ratio of 4, WHSV = $24 h^{-1}$ , and TOS = $375 min$	
B10	The estimation of methanol converted to aromatics ring and	
	methanol to alkyl group from self-aromatization for parent and	
	modified catalysts at temperature 400 °C toluene to methanol	
	molar ratio of 4, WHSV = $24 h^{-1}$	62
B11	Toluene conversion of toluene disproportionation reaction over the	
	parent HZSM-5 catalysts and modified catalysts at temperature	
	400 °C toluene to methanol molar ratio of 4, WHSV = 24 h <sup>-1</sup>	62

## LIST OF FIGURES

FIGUI	RE	PAGE
2.1	The electrophilic aromatic substitution reaction	3
2.2	Nitration of benzene	3
2.3	Chlorination of benzene	4
2.4	Sulfonation of benzene	4
2.5	Ethylation of benzene	4
2.6	Nucleophilic aromatic substitution reaction	5
2.7	The formation of carbocation by using alkenes	5
2.8	Friedel-Crafts alkylation	6
2.9	Friedel-Crafts alkylation	6
2.10	Mechanism of toluene alkylation with methanol using H-zeolite	7
2.11	Primary building unit of zeolite structure	8
2.12	Chemical structure of zeolite	8
2.13	Brønsted acid sites ("bridging hydroxyl groups") in zeolites	10
2.14	Formation of Lewis acid sites in zeolites	10
2.15	Reactant shape selectivity	11
2.16	Product shape selectivity	12
2.17	Restricted transition state shape selectivity	12
2.18	(a) A Primary unit cell of ZSM-5 (b) The secondary building unit of	
	ZSM-5 (c) Unit cell of ZSM-5	14
2.19	Channel structure of ZSM-5	15
2.20	Dealumination via hydrothermal treatment and acid leaching	16
2.21	Silylation agents (a) TEOS, (b) TMOS and (c) polysiloxan	17
2.22	Schematic of the silylation process	18
3.10	Schematic of the catalytic activity testing system	27
4.1	XRD patterns of (a) HZ-5(280) (b) 1-cycle CLD(0.5)-HZ-5, (c) 1-	
	cycle CLD(1.0)-HZ-5, (d) 1-cycle CLD(1.5)-HZ-5, (e) 1-cycle	
	CLD(2.0)-HZ-5, (f) DeAl-HZ-5 (280)	32

FIGURE PAGE

4.2	SEM images of the parent and modfied HZSM-5 catalysts (a) HZ-	
	5(280) (b) 1-cycle CLD(0.5)-HZ-5, (c) 1-cycle CLD(1.0)-HZ-5,	
	(d) 1-cycle CLD(1.5)-HZ-5, (e) 1-cycle CLD(2.0)-HZ-5, (f) 2-cycle	
	CLD(1.0)-HZ-5	34
4.3	<sup>27</sup> Al-MAS/NMR spectra of parent and modified HZSM-5 catalysts	37
4.4	Effect of SiO <sub>2</sub> /Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> molar ratio on (• ) toluene conversion and ( )	
	selectivity in products over HZSM-5; reaction temperature 400 °C,	
	toluene to methanol molar ratio of 4, WHSV = $24 h^{-1}$ , and	
	TOS = 375  min	39
4.5	TPO profiles of parent HZSM-5 with various SiO <sub>2</sub> /Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> molar ratios	
	(a) HZ-5(23), (b) HZ-5(80), and (c) HZ-5(280)	41
4.6	Effect of TEOS loading on (• ) toluene conversion and ( )	
	selectivity in products over HZ-5; reaction temperature 400 °C,	
	toluene to methanol molar ratio of 4, WHSV = 24 h <sup>-1</sup> , and	
	TOS = 375  mm	42
4.7	Effect of CLD treatment cycle on (* ) toluene conversion and ( )	
	selectivity in products over HZ-5; reaction temperature 400 °C,	
	toluene to methanol molar ratio of 4, WHSV = 24 h <sup>-1</sup> , and	
	TOS = 375 min	44
4.8	TPO profiles of parent HZSM-5 and silylated catalysts with various	
	CLD-cycle treatment	45
4.9	Effect of dealumination with oxalic acid on toluene conversion	
	over the parent HZSM-5; reaction temperature 400 °C, toluene to	
	methanol molar ratio of 4, WHSV = $24 h^{-1}$ , and TOS = $375 min$	47
4.10	Effect of dealumination with oxalic acid on p-xylene selectivity and	
	other product over the parent HZSM-5, reaction temperature 400 °C,	
	toluene to methanol molar ratio of 4, WHSV = $24 h^{-1}$ , and	
	TOS = 375  min.	47
4.11	TPO profiles of parent HZSM-5 and DeAl-HZ-5 catalyst.	48