

การสังเคราะห์คิมีนจากเบนซินและไอโซพրพานอลบันธ์ไฮໄลด์บีต้า

นาย สมชาย พานิชสาส์น



วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต

สาขาวิชาวิศวกรรมเคมี ภาควิชาวิศวกรรมเคมี

คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ปีการศึกษา 2543

ISBN 974-346-071-3

ลิขสิทธิ์ของจุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

CUMENE SYNTHESIS FROM BENZENE AND ISOPROPANOL  
OVER BETA ZEOLITE

Mr. Somchai Panichsarn

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements  
for the Degree of Master of Engineering in Chemical Engineering

Department of Chemical Engineering

Faculty of Engineering

Chulalongkorn University

Academic Year 2000

ISBN 974-346-071-3

Thesis Title Cumene synthesis from benzene and isopropanol over  
beta zeolite

By Mr. Somchai Panichsarn

Department Chemical Engineering

Thesis Advisor Dr. Suphot Phatanasri, Dr. Eng.

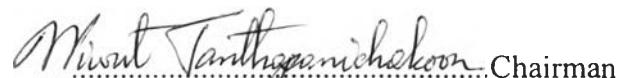
Thesis Co-advisor Professor Piyasan Praserthdam, Dr.Ing.

---

Accepted by the Faculty of Engineering, Chulalongkorn University in Partial  
Fulfillment of the Requirements for the Master's Degree

 ..... Dean of Faculty of Engineering  
( Professor Somsak Panyakeow, Dr.Eng.)

Thesis Committee

 ..... Chairman  
(Professor Wiwat Tanthapanichakoon, Ph.D.)

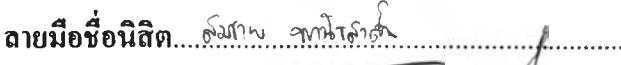
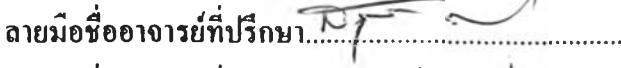
 ..... Thesis Advisor  
(Suphot Phatanasri, Dr. Eng.)

 ..... Thesis Co-advisor  
(Professor Piyasan Praserthdam, Dr.Ing.)

 ..... Member  
(Assistant Professor Tharathon Mongkhonsi, Ph.D.)

สมชาย พานิชสาส์น : การสังเคราะห์คิวมีนจากเบนซินและไอโซโพรพานอลบนซีโอໄไลต์บีตา (CUMENE SYNTHESIS FROM BENZENE AND ISOPROPANOL OVER BETA ZEOLITE) อ. ที่ปรึกษา : ดร. สุพจน์ พัฒนาศรี, อ. ที่ปรึกษาร่วม : ดร. ดร. ปียะสาร ประเสริฐธรรม, 93 หน้า. ISBN 974-346-071-3.

การสังเคราะห์คิวมีนจากเบนซินและไอโซโพรพานอล ได้ทำการศึกษาโดยใช้ซีโอໄไลต์บีตา เป็นตัวเร่งปฏิกิริยา และทำการวิเคราะห์คุณลักษณะของซีโอໄไลต์บีตาที่เครื่องขึ้นด้วยเทคนิค XRD, BET, XRF และ FTIR โดยใช้เทคนิคการคุณซับของไพรีคีน นอกจากนี้ยังได้ศึกษาถึงอิทธิพลของตัวแปรต่างๆ ในการทำปฏิกิริยา เช่น อุณหภูมิในการทำปฏิกิริยา ความเร็วเชิงเสปช ความเสถียรของตัวเร่งปฏิกิริยา และสัดส่วนของชิลิกอนต่ออุณหภูมิเนียม จากการศึกษาพบว่าการเลือกเกิดของคิวมีนจะมีค่าสูงสุด (79.92%) เมื่อทำปฏิกิริยาที่อุณหภูมิ 200 องศาเซลเซียส ความเร็วเชิงเสปช 3000 ต่อชั่วโมงเป็นเวลา 40 นาที และพบว่าเมื่อสัดส่วนของชิลิกาต่ออุณหภูมินาสูงขึ้น ค่าการเลือกเกิดของคิวมีนจะลดลงในขณะที่ค่าการเลือกเกิดของได้ไอโซโพรพิленเบนซินสูงขึ้น นอกจากนี้ยังทำการทดลองเปรียบเทียบกับซีโอໄไลต์ชนิดอื่น เช่น ZSM-5 และ Y ซีโอໄไลต์อิกด้วย ซีโอໄไลต์บีตาที่ได้อีกสภาพสามารถนำกลับมาใช้ใหม่ได้เมื่อยูกเพาท์อุณหภูมิ 550 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 1 ชั่วโมง เมื่อใช้ไฟฟลีนเป็นตัวเดินหมู่อัลกิลแทนได้ไอโซโพรพานอล พบว่าตัวเร่งปฏิกิริยาจะเสื่อมสภาพเร็วกว่า

ภาควิชา.....วิศวกรรมเคมี.....	ลายมือชื่อนักศึกษา..... 
สาขาวิชา.....วิศวกรรมเคมี.....	ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา..... 
ปีการศึกษา.....2543.....	ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษาร่วม..... 

# #4170665021: MAJOR CHEMICAL ENGINEERING

KEY WORD: BETA ZEOLITE / CUMENE / ISOPROPYLATION

SOMCHAI PANICHSARN : CUMENE SYNTHESIS FROM BENZENE

AND ISOPROPANOL OVER BETA ZEOLITE. THESIS ADVISOR :

SUPHOT PHATANASRI, Dr. Eng, THESIS COADVISOR : PROF.

PIYASAN PRASERTHDAM, Dr. Ing. 93 pp. ISBN 974-346-071-3.

Cumene synthesis from benzene and isopropanol over Beta zeolite is investigated. The prepared catalysts are characterized by XRD, BET, XRF and pyridine adsorption technique on in-situ FTIR. The influences of different reaction parameters such as reaction temperature, space velocity, stability and Si/Al ratios are also studied. The selectivity to cumene is maximum (79.92%) at 200°C, 3000 h<sup>-1</sup> for 40 min on stream. At higher Si/Al ratio, the selectivity to cumene is decreased while diisopropylbenzene is increased. The activity and selectivity of Beta zeolite are compared with other zeolites such as ZSM-5 and Y zeolite. The activity of deactivated Beta zeolite can be restored with the regeneration at 550°C for 1 h. Furthermore, the faster deactivation is obtained when propylene is used as an alkylating agent.

ภาควิชา.....วิศวกรรมเคมี.....

สาขาวิชา.....วิศวกรรมเคมี.....

ปีการศึกษา.....2543.....

ลายมือชื่อนิสิต.....สุเมธพ จันทร์ดีกุล.....

ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา.....คุณ.....

ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษาร่วม.....คุณ.....



## **ACKNOWLEDGEMENT**

The author would like to express his deepest gratitude to Dr. Suphot Phatanasri, his advisor, for his continuous guidance, enormous number of invaluable discussions, helpful suggestions and warm encouragement. He wishes to give his gratitude to Professor Dr. Piyasan Praserthdam, the thesis co-advisor, for his kind guidance and encouragement. In addition, he is also grateful to Professor Dr. Wiwat Tanthapanichakoon and Dr. Tharathon Mongkhonsi for serving as chairman and member of the thesis committee, respectively, whose comments are especially helpful.

Most of all, the author would like to express his highest gratitude to his parents for their inspiration and encouragement during his research.

Special thanks also go to Mr. Sipira Kularbkeaw, Mr. Thana Poonsubsawad and his friends who have encouraged and guided him over the years of his study.

## CONTENTS

	PAGE
ABSTRACT (IN THAI).....	iv
ABSTRACT (IN ENGLISH).....	v
ACKNOWLEDGEMENT.....	vi
LIST OF TABLES.....	x
LIST OF FIGURES.....	xi
CHAPTER	
I. INTRODUCTION.....	1
II. LITERATER REVIEWS.....	5
III. THEORY	
3.1 Zeolite.....	10
3.2 Structure of zeolite.....	11
3.3 Category of zeolite.....	14
3.4 Zeolite active sites.....	20
3.4.1 Acid sites.....	20
3.4.2 Generation of acid centers.....	21
3.4.3 Basic sites.....	25
3.5 Shape selective.....	25
3.6 Beta zeolite.....	27
3.7 The alkylation mechanism.....	29
IV. EXPERIMENTS	
4.1 Preparation of Na, NH <sub>3</sub> and H-Beta Zeolite.....	31
4.1.1 Gel composition and reagents.....	31
4.1.2 Crystallization.....	33
4.1.3 First calcination.....	33
4.1.4 Ammonium ion exchange.....	33
4.1.5 Second calcinations.....	34
4.2 Alkylation of benzene with isopropanol.....	34
4.2.1 Chemical reagents.....	34
4.2.2 Instruments and apparatus.....	34

4.2.3	Reaction method.....	35
4.3	Characterization of the catalyst.....	37
4.3.1	X-ray diffraction patterns.....	37
4.3.2	BET surface area measurement.....	38
4.3.3	Morphology.....	38
4.3.4	Chemical analysis.....	38
4.3.5	Acidity measurement.....	38
4.3.6	Temperature programmed oxidation.....	40
<b>V. RESULTS AND DISCUSSION</b>		
5.1	Characterization of the catalyst.....	43
5.1.1	X-ray diffraction of the catalysts.....	43
5.1.2	BET surface area.....	43
5.1.3	Chemical composition.....	47
5.1.4	Morphology.....	47
5.1.5	Acidity.....	50
5.2	Catalytic Reaction.....	58
5.2.1	The effect of temperature on the alkylation of benzene with isopropanol.....	58
5.2.2	The effect of GHSV on the alkylation of benzene with isopropanol.....	61
5.2.3	The effect of time-on-stream on the alkylation of benzene with isopropanol.....	61
5.2.4	The effect of form of catalyst on the alkylation of benzene with isopropanol.....	65
5.2.5	The effect of Si/Al ratios on the alkylation of benzene with isopropanol.....	65
5.2.6	Comparison of catalysts.....	71
5.2.7	Regeneration.....	73
5.2.8	The effect of alkylating agent.....	73
<b>VI. CONCLUSIONS AND RECOMMENDATIONS.....</b>		77

REFERENCES.....	78
APPENDICES.....	81
A. Sample of calculations.....	82
B. Calibration curve.....	86
C. Correction factor.....	87
D. Data of experiment.....	88
VITA.....	93

## LIST OF TABLES

TABLE	PAGE
1.1 Cumene process.....	3
3.1 Zeolite and their secondary building units.....	13
3.2 Strutural characteristics of selected zeolites.....	16
4.1 Reagent used for the preparation of Na-Beta zeolite.....	32
4.2 Operating condition for gas chromatograph.....	35
4.3 Operating condition of gas chromatograph (SHIMADZU 8 AIT).....	40
5.1 BET surface areas of the catalysts.....	46
5.2 Si/Al content in catalyst.....	47

## LIST OF FIGURES

<b>FIGURE</b>	<b>PAGE</b>
3.1 TO <sub>4</sub> tetrahedral.....	11
3.2 Secondary building unit in zeolite structures.....	14
3.3 Structure of ZSM-5.....	17
3.4 Structure of faujasite.....	18
3.5 Structure of Beta zeolite.....	18
3.6 Structure of ZSM-12.....	19
3.7 Structure of mordinite.....	19
3.8 Framework structure of MCM-22.....	20
3.9 Diagram of the surface of a zeolite framework.....	22
3.10 Water molecules co-ordinated to polyvalent cation are dissociated by heat treatment yielding Brønsted acidity.....	23
3.11 Lewis acid site developed by dehydroxylation of Brønsted acid site.....	24
3.12 Stream dealumination process in zeolite.....	24
3.13 The enhancement of the acid strength of OH groups by their interaction with dislodged aluminum species.....	25
3.14 Diagram depicting the three type of selectivity.....	26
3.15 Cross of the linear channels of the tetragonal and monoclinic polymorphs of zeolite.....	28
3.16 Pore opening of the sinusoidal and straight channels of the tetragonal and monoclinic analogs of Beta zeolite.....	28
3.17 Reaction scheme of alkylation of benzene with isopropanol.....	30
4.1 Preparation procedure of Beta zeolite.....	32
4.2 Schematic diagram of the reaction apparatus.....	37
4.3 Flow diagram of instrument used for pyridine adsorption experiment.....	39
4.4 Flow diagram of temperature programmed oxidation system.....	41
5.1 X-ray diffraction pattern of Beta zeolite.....	44
5.2 SEM photographs of catalysts.....	47
5.3 FTIR spectra of pyridine absorbed on H-Beta (Si/Al = 26).....	51

5.4	FTIR spectra of pyridine absorbed on H-Beta (Si/Al = 41).....	52
5.5	FTIR spectra of pyridine absorbed on H-Beta (Si/Al = 70).....	53
5.6	The percentage of the band height of pyridine adsorbed on Lewis and Brønsted acid site and the amount of pyridine from Lewis and Brønsted acid site on H-Beta zeolite (Si/Al = 26).....	54
5.7	The percentage of the band height of pyridine adsorbed on Lewis and Brønsted acid site and the amount of pyridine from Lewis and Brønsted acid site on H-Beta zeolite (Si/Al = 41).....	55
5.8	The percentage of the band height of pyridine adsorbed on Lewis and Brønsted acid site and the amount of pyridine from Lewis and Brønsted acid site on H-Beta zeolite (Si/Al = 70).....	56
5.9	Temperature programmed oxidation of H-Beta with Si/Al ratio 26, 41 and 70.....	57
5.10	Effect of temperature on conversion and selectivity.....	59
5.11	Effect of temperature on product distribution.....	60
5.12	Effect of GHSV on conversion and selectivity.....	62
5.13	Effect of GHSV on product distribution.....	63
5.14	Effect of time-on-stream on conversion and selectivity.....	64
5.15	Effect of form of catalysts on conversion and selectivity.....	66
5.16	Effect of form of catalysts on product distribution.....	67
5.17	Effect of Si/Al ratio of catalysts on conversion and selectivity.....	68
5.18	Effect of form of catalysts on product distribution.....	69
5.19	Conversion and selectivity with Si/Al ratios of 26,41, and 70 at different time-on-stream.....	70
5.20	Comparison of catalysts.....	72
5.21	Effect of regenerated H-Beta on conversion and selectivity.....	74
5.22	Effect of regenerated H-Beta on product distribution.....	75
5.23	Effect of alkylating agent.....	76