CATALYTIC PYROLYSIS OF POLYETHYLENE WASTE FILMS INTO VALUABLE UPSTREAM PETROCHEMICAL PRODUCTS

Thanakorn Longsombun

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 2005 ISBN 974-993-726-0

.

T21243100

Thesis Title:	Catalytic Pyrolysis of Polyethylene Waste Film into Valuable
	Upstream Petrochemical Products
By:	Tanakorn Longsombun
Program:	Polymer Science
Thesis Advisors:	Asst. Prof. Sirirat Jitkarnka
	Assoc. Prof. Sujitra Wongkasemjit

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

Nantayo Januant.

College Director

(Assoc. Prof. Nantaya Yanumet)

Thesis Committee:

MA (Asst, Prof. Sirirat Jitkarnka)

Me uese

(Assoc. Prof. Sujitra Wongkasemjit)

Anusternial

(Assoc. Prof. Anuvat Sirivat)

Apane L.

(Dr. Apanee Luengnaruemitchai)

ABSTRACT

4672028063: Polymer Science Program

	Thanakorn Longsombun: Catalytic Pyrolysis of Polyethylene Waste
	Films into Valuable Upstream Petrochemical Products.
	Thesis Advisors: Asist. Prof. Sirirat Jitkamka and
	Assoc. Prof. Sujitra Wongkasemjit 68 pp. ISBN 974-993-726-0
Keywords:	Polyethylene/ Catalytic Pyrolysis/ Superacid/ Superbasic/ Zirconia

Due to high consumption of polyethylene films, wastes in large volume are discarded and burned uselessly to the atmosphere. Catalytic pyrolysis is an alternative way to convert the wastes to valuable products for petroleum and petrochemical feedstocks. Catalytic pyrolysis of polyethylene was investigated, using (2-8 %) SO_4^{2-} and (10-30%) KNO₃- loaded commercial and synthesized ZrO₂ with the catalyst to polymer ratios of 1:6 and 2:6. Increasing amounts of catalyst and percentages of sulfate ions and potassium nitrate produced an increase in gas fraction and a decrease in liquid fraction. Gas and liquid fractions were analyzed for their compositions. For the gas fraction, a decrease in C₁-C₄ hydrocarbons was observed with increasing percentages of sulfate ions and potassium nitrate. For the liquid fraction, the major products were kerosene and gas oil, which both increased with the strength of catalyst. The synthesized zirconia showed the higher catalytic activity due to it possessing a tetragonal crystal structure rather than monoclinic crystal structure as in the commercial on.

.

บทคัดย่อ

ธนกร หลงสมบุญ : การศึกษาผลิตภัณฑ์มีค่าทางอุตสาหกรรมปีโตรเคมีที่ได้จากการ ไพโรไลซิสด้วยตัวเร่งปฏิกิริยาของฟิล์มโพลีเอทิลีน (Catalytic Pyrolysis of Polyethylene Waste Film into Valuable Upstream Petrochemical Products) อ. ที่ปรึกษา : ผศ. คร. ศิริรัตน์ จิตรการก้า และ รศ. คร. สุจิตรา วงศ์เกษมจิตร 68 หน้า ISBN 974-993-726-0

สืบเนื่องจากปริมาณการใช้ที่เพิ่มขึ้นของพอลิเอทิลีนชนิคฟิล์ม จึงทำให้ขยะของพลาสติก ชนิคนี้เป็นปัญหาสำคัญต่อสิ่งแวคล้อม คังนั้นวิธีการกำงัคจึงถูกกิคค้นขึ้นมาเพื่อลคปริมาณของ ้งยะที่เกิดขึ้น การไพโรไลซิสด้วยตัวเร่งปฏิกิริยา เป็นอีกทางเลือกหนึ่งในการกำจัดงยะเหล่านี้โดย เปลี่ยนขยะเหล่านี้ให้กลายเป็นผลิตภัณฑ์ที่มีคุณค่าทางอุตสาหกรรมปีโตรเคมี โดยตัวเร่งปฏิกิริยาที่ ถูกใช้ในงานวิจัยนี้ได้แก่ ซัลเฟตเตคเซอร์โคเนีย (SO4²⁻/ZrO₂) และโพแทสเซียมไนเตรตทรีทเด รดเตดเซอร์ โคเนีย (KNO3/ZrO2) โดยทำการศึกษาผลของผลิตภัณฑ์ที่ได้ เมื่อมีการเพิ่มปริมาณ ของหมู่ซัลเฟตและ โพแทสเซียม ในเตรต, ศึกษาปริมาณของตัวเร่งปฏิกิริยาที่ใช้ต่อปริมาณของพอ ลิเมอร์ และ ผลของผลิตภัณฑ์ที่ได้จากการใช้เซอร์ โคเนีย (synthesized-ZrO2) ที่สังเคราะห์ขึ้นเอง จากห้องปฏิบัติการเปรียบเทียบกับเซอร์ โคเนีย (commercial-ZrO2) จากทางการค้า ผลของ ้งานวิจัยปรากฏว่า เมื่อเพิ่มปริมาณของตัวเร่งปฏิกิริยา, ปริมาณของหมู่ซัลเฟตและปริมาณของ โพแทสเซียมไนเครค มีผลให้ปริมาณของผลิคภัณฑ์ที่เป็นแก๊สมีปริมาณเพิ่มสูงขึ้นในขณะเคียวกัน ปริมาณของผลิตภัณฑ์ที่เป็นของเหลวก็ลคลง และตัวเร่งปฏิกิริยาชนิคที่เตรียมขึ้นจาก ห้องปฏิบัติการมีความสามารถในการเร่งปฏิกิริยาดีกว่าตัวเร่งปฏิกิริยาที่ซื้อมาจากทางการก้า เนื่องจากตัวเร่งปฏิกิริยาชนิคที่เตรียมขึ้นจากห้องปฏิบัติการมีโครงสร้างผลึกแบบเตตราโกนอล (Tetragonal) จึงทำให้มีพื้นที่ผิวมากกว่าตัวเร่งปฏิกิริยาที่ได้มาจากทางการค้าที่มีโครงสร้างผลึก แบบโมโนคลินิค (Monoclinic)

ACKNOWLEDGEMENTS

This research work was supported by the Postgraduate Education and Research Program in Petroleum and Petrochemical Technology (ADB) Fund, Ratchadapisake Sompote Fund, Chulalongkorn University, The Thailand Research Fund (TRF) and Postgraduate Education and Research Programs in Petroleum and Petrochemical Technology (PPT Consortium Fund).

First of all, the author is deeply indebted to Asst. Prof. Sirirat Jitkarnka and Assoc. Prof. Sujitra Wongkasemjit, his thesis advisor, for providing useful recommendations, creative comments, and encouragement throughout the course of his work.

The author would like to thank Assoc. Prof. Anuvat Sirivat and Dr. Apanee Leungnarumitchai for being on the thesis committee.

Finally, the author would like to thank all of his friends for their friendly assistance, cheerfulness, creative suggestions, and encouragement. The author had the most enjoyable time working with all of them. Also, the author is greatly indebted to his parents and his family for their support, love and care.

. .

TABLE OF CONTENTS

PAGE

	Title	Page	i
	Abstr	act (in English)	iii
	Abstr	act (in Thai)	iv
	Title Page Abstract (in English) Abstract (in Thai) Acknowledgements Table of Contents List of Figures HAPTER I INTRODUCTION II LITERARURE REVIEW III EXPERIMENTAL 3.1.1 Polyethylene Sources 3.1.2 The Chemical Reagents for Catalyst Preparations 3.1.3 The Carrier Gas Used in Pyrolysis Study 3.1.4 Gas Sampling Bag 3.1.5 Standard Fluid for GC Calibrations 3.2.1 Synthesized ZrO2 3.2.1.1 Precursor Preparation 3.2.1.2 Zirconia Preparation 3.2.2 Super Acid Preparation 3.2.3 Super Basic Preparation	v	
	Table	of Contents	vi
	List o	f Figures	ix
CHA	APTER	2	
	Ι	INTRODUCTION	1
	II	LITERARURE REVIEW	3
	III	EXPERIMENTAL	11
		3.1 Materials	11
		3.1.1 Polyethylene Sources	11
		3.1.2 The Chemical Reagents for Catalyst Preparations	11
		3.1.3 The Carrier Gas Used in Pyrolysis Study	11
		3.1.4 Gas Sampling Bag	11
		3.1.5 Standard Fluid for GC Calibrations	11
		3.2 Catalyst Preparation	12
		3.2.1 Synthesized ZrO ₂	12
		3.2.1.1 Precursor Preparation (Sodium glycozirconate)	12
		3.2.1.2 Zirconia Preparation	12
		3.2.2 Super Acid Preparation	13
		3.2.3 Super Basic Preparation	13
		3.3 Pyrolysis Studies	13
		3.4 Testing and Characterization	15

CHAPTER

	3.4.1 PE Film Testing and Characterization		15
	3.4.1.1 Thermal Stability		15
	3.4.2 Catalyst Characterization		15
	3.4.2.1 Thermal Stability		15
	3.4.2.2 Crystal Structure		15
	3.4.2.3 Surface Area		15
	3.4.2.4 Function Group of Catalyst		15
IV	RESULTS AND DISCUSSION		16
	4.1 Catalyst Characterization		16
	4.1.1 Characterization for Precursor		16
	4.1.2 Characterization of Zirconia		17
	4.1.3 Characterization of SO_4^{2-}/ZrO_2		18
	4.1.3.1 Thermal Stability of SO_4^{2-}/ZrO_2		18
	4.1.3.2 XRD Spectrum of Sulfated Zirconia		20
	4.1.4 Characterization of KNO ₃ /ZrO ₂		20
	4.1.4.1 Thermal Stability of KNO ₃ /ZrO ₂		20
	4.1.4.2 XRD Spectrum of KNO ₃ /ZrO ₂		23
	4.2 Effect of Commercial Catalysts on Pyrolyzed Products		25
	4.2.1 Superacid Catalysts		25
	4.2.1.1 Product Yield	-	25
	4.2.1.2 Gas Product Composition		26
	4.2.1.3 Liquid Product Composition		26
	4.2.1.4 Oil Fractions of Liquid Product		27
	4.2.2 Superbasic Catalysts		29
	4.2.2.1 Product Yield		29
	4.2.2.2 Gas Product Composition		30
	4.2.2.3 Liquid Product Composition		31

CHAPTER

 \mathbf{V}

.

PAGE

	4.2.2.4 Oil Fractions of Liquid Product	31
	4.3 Effect of Synthesized Catalysts on Pyrolyzed Products	34
	4.3.1 Superacid Catalysts	34
	4.3.1.1 Product Yield	34
	4.3.1.2 Gas Product Composition	35
	4.3.1.3 Liquid Product Composition	35
	4.3.1.4 Oil Fractions of Liquid Product	36
	4.3.2 Superbasic Catalysts	38
	4.3.2.1 Product Yield	38
	4.3.2.2 Gas Product Composition	39
	4.3.2.3 Liquid Product Composition	40
	4.3.2.4 Oil Fractions of Liquid Product	41
7	CONCLUSIONS	43
	REFERENCES	45
	APPENDICES	47
	Appendix A Calculation	47
	Appendix B Raw Data	50
	CURRICULUM VITAE	68

LIST OF FIGURES

FIGURE

.

PAGE

2.1	Chemical structure of ethane	3
2.2	Chemical structure of polyethylene	3
2.3	Pyrolysis reaction of polyethylene	4
2.4	Combustion reaction of polyethylene	4
2.5	Nature of zirconia's surface	9
2.6	Sulfated zirconia	9
3.1	Schematic diagram of reactor and reactor system	14
4.1	FTIR spectrum of sodium tris(glycozirconate) complex	16
4.2	TG thermogram of sodium tris (glycozirconate) complex	17
4.3	XRD patterns of commercial and synthesized zirconias	18
4.4	DTG curves of SO_4^{2-} / commercial ZrO_2 and SO_4^{2-}	
	/synthesizedZrO ₂	19
4.5	XRD spectra of SO_4^{2-1} commercial ZrO_2	21
4.6	XRD spectra of SO_4^{2-1} synthesized ZrO_2	21
4.7	DTG curves of KNO ₃ / commercial and KNO ₃ / synthesized	
	ZrO ₂	22
4.8	XRD spectra of commercial KNO ₃ /ZrO ₂	24
4.9	XRD spectra of synthesized KNO ₃ /ZrO ₂	24
4.10	Product yield from catalytic pyrolysis of PE film using SO ₄ ²⁻	
	/ commercial ZrO_2 and the catalyst to polymer ratio of 1:6	
	and 2:6 at various percentages of sulfate	25
4.11	Gas composition from catalytic pyrolysis of PE film using	
	SO_4^{2-} / commercial ZrO ₂ and the catalyst to polymer ratio 1:6	
	and 2:6 at various percentages of sulfate	26
4.12	Carbon number distributions of liquid products from thermal	
	and catalytic degradation of PE film using SO_4^{2-} / commercial	

 ZrO_2 and the catalyst to polymer 1:6 and 2:6 at various percentages of sulfate

- 4.13 Liquid fractions from thermal and catalytic degradation of PE film using SO₄²⁻/ commercial ZrO₂ and the catalyst to polymer ratio of 1:6 and 2:6 at various percentages of sulfate
- 4.14 Product yield from catalytic pyrolysis of PE film using KNO₃/commercial ZrO₂ and the catalyst to polymer ratio of 1:6 and 2:6 at various percentages of potassium nitrate
- 4.15 Gas compositions from catalytic pyrolysis of PE film using KNO₃/ commercial ZrO₂ and the catalyst to polymer ratio of 1:6 and 2:6 at various percentages of potassium nitrate
- 4.16 Carbon number distributions of liquid products from thermal and catalytic degradation of PE film using KNO₃/ commercial ZrO₂ and the catalyst to polymer ratios of 1:6 and 2:6 at various percentages of potassium nitrate
- 4.17 Liquid fractions from thermal and catalytic degradation of PE film using KNO₃/ commercial ZrO₂ and the catalyst to polymer ratio of 1:6 and 2:6 at various percentages of potassium nitrate
- 4.18 Product yield from catalytic pyrolysis of PE film using SO₄²⁻
 / synthesized ZrO₂ and the catalyst to polymer ratio of 1:6 and 2:6 at various percentages of sulfate
- 4.19 Gas compositions from catalytic pyrolysis of PE film using synthesized SO_4^{2-} / synthesized ZrO_2 and the catalyst to polymer ratio of 1:6 and 2:6 at various percentages of sulfate
- 4.20 Carbon number distributions of liquid products from thermal and catalytic degradation of PE film using SO₄²⁻/ synthesized ZrO₂ and the catalyst to polymer ratios of 1:6 and 2:6 at various percentages of sulfate
- 4.21 Liquid fractions from thermal and catalytic degradation of

36

27

28

29

30

32

33

34

35

PE film using SO_4^{2-} / synthesized ZrO₂ and the catalyst to polymer ratio of 1:6 and 2:6 at various percentages of sulfate

- 4.22 Product yield from catalytic pyrolysis of PE film using KNO₃/ synthesized ZrO₂ and the catalyst to polymer ratio of 1:6 and 2:6 at various percentages of potassium nitrate
- 4.23 Gas compositions from catalytic pyrolysis of PE film using KNO₃/ synthesized ZrO₂ and the catalyst to polymer ratio of 1:6 and 2:6 at various percentages of potassium nitrate
- 4.24 Carbon number distributions of liquid products from thermal and catalytic degradation of PE film using KNO₃/ synthesized ZrO₂ and the catalyst to polymer ratios of 1:6 and 2:6 at various percentages of potassium nitrate
- 4.25 Liquid fractions from thermal and catalytic degradation of PE film using KNO₃/ synthesized ZrO₂ and the catalyst to polymer ratios of 1:6 and 2:6 at various percentages of potassium nitrate

.

42

.

37

38

39

40