INVESTIGATION OF THE DEPENDENCE OF HEXANE-SOLUBLE FRACTION OF POLYETHYLENE FORMED DURING SLURRY POLYMERIZATION OF ETHYLENE WITH ZIEGLER-NATTA CATALYST

Mr. Chongkiat Visetjung

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

1998
ISBN 974-638-505-4

Thesis Title : Investigation of the Dependence of Hexane-soluble

Fraction of Polyethylene Formed during Slurry

Polymerization of Ethylene with Ziegler-Natta Catalyst

By : Mr. Chongkiat Visetjung

Program: Petrochemical Technology

Thesis Advisors: Prof. Erdogan Gulari

Prof. Somchai Osuwan

Dr. Suracha Udomsak

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

(Prof. Erdogan Gulari)

(Prof. Somchai Osuwan)

A Dara

(Dr. Suracha Udomsak)

(Dr. Thirasak Rirksomboon)

ABSTRACT

##961003 : PETROCHEMICAL TECHNOLOGY PROGRAM

KEY WORDS: Polymerization / Ziegler-Natta catalyst / Polyethylene

Chongkiat Visetjung: Investigation of the Dependence of Hexane-soluble Fraction of Polyethylene Formed during Slurry Polymerization of Ethylene with Ziegler-Natta Catalyst. Thesis Advisors: Prof. Erdogan Gulari, Prof. Somchai Osuwan and Dr. Suracha Udomsak, 38 pp. ISBN 974-638-505-4

The polymerization conditions affecting the amount of hexane-soluble fraction of polyethylene or low molecular weight polyethylene (LMWPE) which is the by-product of slurry polymerization process of ethylene with Ziegler-Natta catalyst have been investigated. The amount of LMWPE is in the range of 0.06-0.34 % by weight of high density polyethylene (HDPE) produced. The results show that agitator stirring speed, ratio of partial pressure of hydrogen to ethylene (H₂/C₂H₄) and temperature have a great effect on the amount of LMWPE. The amount of co-catalyst (Al/Ti ratio) and polymerization time seem not to affect significantly on the amount of LMWPE produced. The observed activation energies of HDPE and LMWPE are 3.5 and 19.87 kcal/mole respectively. The amount of LMWPE produced is greatly affected by temperature, especially above 80 °C.

บทคัดย่อ

จงเกียรติ วิเศษจัง : การศึกษาความสัมพันธ์ของโพลิเอทที่ลื่นส่วนที่ละลายในเฮกเซน ซึ่งเกิดขึ้นในกระบวนการโพลิเมอร์ไรซ์แบบแขวนลอยของเอทที่ลื่นด้วยตัวเร่งปฏิกิริยาซิกเลอร์- แนตตา (Investigation of the Dependence of Hexane-soluble Fraction of Polyethylene Formed during Slurry Polymerization of Ethylene with Ziegler-Natta Catalyst) อ. ที่ปรึกษา ศ. คร. เออโดแกน กูลารี่ (Prof. Erdogen Gulari) ศ. คร. สมชาย โอสุวรรณ และ คร. สุรชา อุดมศักดิ์ 38 หน้า ISBN 974-638-505-4

การศึกษาสภาวะการเกิดปฏิกิริยาโพลิเมอร์ไรซ์ที่ส่งผลต่อปริมาณการเกิดของโพลิเอททีลีน ที่ละลายในเฮกเซน (โพลิเอททีลีนน้ำหนักโมเลกุลต่ำ) ซึ่งเป็นผลิตภัณฑ์พลอยได้จากการ โพลิเมอร์ไรซ์เอททีลีนแบบแขวนลอย พบว่า โพลิเอททีลีนน้ำหนักโมเลกุลต่ำมีปริมาณ 0.06-0.34% โดยน้ำหนักของโพลิเอททีลีนชนิคความหนาแน่นสูงที่ผลิตได้ จากผลการทดลองแสดงให้เห็น ว่า อัตราเร็วของใบกวน อัตราส่วนของความคันย่อยของก๊าซไฮโครเจนต่อก๊าซเอททีลีน และ อุณหภูมิส่งผลกระทบอย่างมากต่อปริมาณของโพลิเอททีลีนน้ำหนักโมเลกุลต่ำ ส่วนปริมาณของ ตัวเร่งปฏิกิริยาร่วม (อัลคิลอลูมินัม) และเวลาในการโพลิเมอร์ไรซ์ไม่ส่ง ผลกระทบมากนักต่อ ปริมาณของโพลิเอททีลีนน้ำหนักโมเลกุลต่ำ พลังงานกระตุ้นของโพลิเอททีลีนความหนาแน่นสูง และโพลิเอททีลีนน้ำหนักโมเลกุลต่ำมีค่าเท่ากับ 3.5 และ 19.87 กิโลแคลอรี/โมล ตามลำดับ อุณหภูมิจะส่งผลกระทบอย่างมากต่อปริมาณของโพลิเอททีลีนน้ำหนักโมเลกุลต่ำโดยเฉพาะที่ อุณหภูมิจูงกว่า 80 องศาเซลเซียส

ACKNOWLEDGMENTS

I would like to express my deepest gratitude to my advisors, Prof. Erdogen Gulari of the University of Michigan, Ann Arbor, and Prof. Somchai Osuwan of the Petroleum and Petrochemical College, Chulalongkorn University for their commitment, assistance and encouragement throughout the course of my work.

I would like to thank Cementhai Chemical Co., Ltd. for financial supporting and providing all of raw materials and apparatus. I also thank Dr. Suracha Udomsak of Thai Polyethylene Co., Ltd. who gave me a lot of suggestions and discussion on the thesis.

I appreciate all PPC staff, my colleagues at Thai Polyethylene Co., Ltd. and my friends for their willing cooperation. Finally, my special thanks are forwarded to my family whose love and understanding play the greatest role in my success.

TABLE OF CONTENTS

| | | PAGE |
|---------|---|------|
| | Title Page | i |
| | Abstract | iii |
| | Acknowledgments | v |
| | List of Figures | viii |
| CHAPTER | | |
| I | INTRODUCTION | 1 |
| II | LITERATURE SURVEY | |
| | 2.1 Synthesis and Structure of Catalyst | 3 |
| | 2.2 Physicochemical Phenomena | 4 |
| | 2.3 Mechanism and Kinetics of Polymerization | 6 |
| | 2.4 Dependence of Polyethylene Properties and | |
| | Polymerization Conditions | 8 |
| | 2.5 Low Molecular Weight Polyethylene | 8 |
| III | EXPERIMENTAL SECTION | |
| | 3.1 Apparatus | 10 |
| | 3.2 Raw Materials | 10 |
| | 3.3 Polymerization Procedure | 11 |
| | 3.4 Molecular Weight Determination | 13 |
| | 3.5 Variables | 13 |

CHAPTER PAGE

| IV | RESULTS AND DISCUSSION | |
|----|--|-----|
| | 4.1 Effect of Agitator Stirring Speed | 14 |
| | 4.2 Effect of Partial Pressure of Hydrogen | 14 |
| | 4.3 Effect of Polymerization Temperature | 17 |
| | 4.4 Effect of Alkylaluminum Concentration | 25 |
| | 4.5 Effect of Polymerization Time | 28 |
| | 4.6 Effect of Molecular Weight of HDPE on the Amount | |
| | of LMWPE | 28 |
| v | CONCLUSIONS | 33 |
| | REFERENCES | 35 |
| | CURRICULUM VITAE | 3.8 |

LIST OF FIGURES

| FIGURE | | PAGE |
|--------|---|------|
| 2.1 | The activation process: (A) reduction of TiCl ₄ as | 4 |
| | as proposed by Kashiwa et.al. (1984); (B) alkylation | |
| 2.2 | reaction proposed by Chien et.al. (1985) | 5 |
| 2.2 | The multigrain model | |
| 2.3 | Principle of two-phase transport theory (parallel and series) | 6 |
| 2.4 | The Cossee mechanism | 7 |
| 3.1 | Schematic diagram of polymerization reactor | 12 |
| 4.1 | Effect of the stirring speed on the polymerization rate | 15 |
| 4.2 | Effect of the stirring speed on the amount of HDPE and | |
| | LMWPE produced | 16 |
| 4.3 | Effect of the ratio of partial pressure of hydrogen/ethylene | |
| | on HDPE and LMWPE produced | 18 |
| 4.4 | Effect of H ₂ /C ₂ H ₄ ratio on the molecular weight of HDPE | 19 |
| 4.5 | Effect of polymerization temperature on HDPE and | |
| | LMWPE produced | 20 |
| 4.6 | Effect of polymerization temperature on molecular weight | |
| | of HDPE | 22 |
| 4.7 | Arrhenius plot of the average polymerization rate of HDPE | 23 |
| 4.8 | Arrhenius plot of the average polymerization rate of | |
| | LMWPE | 24 |
| 4.9 | Effect of Al/Ti ratio on HDPE and LMWPE produced | 26 |
| 4.10 | Effect of Al/Ti ratio on molecular weight of HDPE | 27 |

| FIGURE | |
|--|----|
| 4.11 Effect of polymerization time on HDPE and LMWPE | |
| produced | 30 |
| 4.12 Effect of polymerization time on molecular weight of | |
| HDPE | 31 |
| 4.13 The relationship between molecular weight of HDPE and | |
| the amount of LMWPE produced | 32 |