

การเตรียมตัวเร่งปฏิกริยาชีวีเกลอร์-แណดทาสำหรับการผลิตพอลิโอทิลีนชนิด  
ความหนาแน่นสูงที่มีการกระจายนำหนักโนเมเลกุลครั้ง

นาย สถาธ์ ตันสุรัตน์

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิทยาศาสตรมหาบัณฑิต  
สาขาวิชาปีโตรเคมีและวิทยาศาสตร์พอลิเมอร์  
หลักสูตรปีโตรเคมีและวิทยาศาสตร์พอลิเมอร์  
คณะวิทยาศาสตร์ฯพัฒนกรน้อมหาวิทยาลัย

ปีการศึกษา 2544

ISBN 974-170-300-7

ลิขสิทธิ์ของฯพัฒนกรน้อมหาวิทยาลัย

**PREPARATION OF ZIEGLER-NATTA CATALYST FOR PRODUCING  
HIGH DENSITY POLYETHYLENE WITH BROAD MOLECULAR WEIGHT  
DISTRIBUTION**

**Mr. Sakont Tunsurat**

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements  
for the Degree of Master of Science in Petrochemistry and Polymer Science  
**Program of Petrochemistry and Polymer Science**  
**Faculty of Science**  
**Chulalongkorn University**  
**Academic Year 2001**  
**ISBN 974-170-300-7**

**Thesis Title** PREPARATION OF ZIEGLER-NATTA  
CATALYST FOR PRODUCING HIGH DENSITY  
POLYETHYLENE WITH BROAD MOLECULAR  
WEIGHT DISTRIBUTION

**By** Mr. Sakont Tunsurat

**Field of Study** Petrochemistry and Polymer Science

**Thesis Advisor** Associate Professor Supawan Tuntayanon, Ph.D.

---

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

.....*Pipat Karntiang*..... Deputy Dean of Administrative Affairs  
.....*Pipat Karntiang*..... Acting Dean, Faculty of Science  
(Associate Professor Pipat Karntiang, Ph.D.)

**THESIS COMMITTEE**

.....*Pattarapan Prasarakich*..... Chairman  
(Professor Pattarapan Prasassarakich, Ph.D.)

.....*Supawan Tuntayanon*..... Thesis Advisor  
(Associate Professor Supawan Tuntayanon, Ph.D.)

.....*Wimonrat Trakarnpruk*..... Member  
(Associate Professor Wimonrat Trakarnpruk, Ph.D.)

.....*Tharapong Vitidsant*..... Member  
(Associate Professor Tharapong Vitidsant, Ph.D.)

.....*Warinthorn Chavasiri*..... Member  
(Assistant Professor Warinthorn Chavasiri, Ph.D.)

สกนธ์ ตันสุรัตน์ : การเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาซีเกลอร์-แนตทาสำหรับการผลิตพอลิเอทิลีน  
ชนิดความหนาแน่นสูงที่มีการกระจายน้ำหนักไม่เสถียร (PREPARATION OF  
ZIEGLER-NATTA CATALYST FOR PRODUCING HIGH DENSITY  
POLYETHYLENE WITH BROAD MOLECULAR WEIGHT DISTRIBUTION)  
อ. ที่ปรึกษา : รศ. ดร. ศุภวรรณ ตันตยานนท์, 107 หน้า, ISBN 974-170-300-7

การศึกษานี้ถูกแบ่งเป็น 4 ส่วน ส่วนที่ 1 เกี่ยวกับการศึกษาสภาพที่ดีที่สุดสำหรับการเตรียมตัวของ  
รับตัวเร่งปฏิกิริยาจากการทำปฏิกิริยาของไทดeneiymethrakolo ไรด์และไดออกซีเมกนีเซียมในอะลิฟทิก  
ไฮโดรคาร์บอน อุณหภูมิของการทำปฏิกิริยาและอัตราเร็วของการกวนถูกปรับเปลี่ยน ตัวของรับตัวเร่งปฏิกิริยาที่  
มีลักษณะละเอียด ได้จากการทำปฏิกิริยาที่ 85 องศาเซลเซียส โดยใช้อัตราเร็วการกวนที่ 350 รอบต่อนาที การเติม  
แบบหยดของไทดeneiymethrakolo ไรด์ใน 5 ชั่วโมง ให้ตัวของรับตัวเร่งปฏิกิริยาที่ดีกว่าเมื่อเทียบกับการเติมแบบ  
ครั้งเดียว เนื่องจากความสามารถในการผลิตรีไซเคชันที่สูงกว่าของตัวเร่งปฏิกิริยานั้นตัวของรับตัวเร่งปฏิกิริยา  
การทำปฏิกิริยาของตัวของรับตัวเร่งปฏิกิริยากับไทรเอทิลอะลูมิเนียม ที่อัตราส่วน 1 ต่อ 0.5 ในส่วนที่ 2 ของการ  
ศึกษานี้ เป็นการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาซีเกลอร์-แนตทาสำหรับการผลิตพอลิเอทิลีนชนิดความหนาแน่นสูงที่มีน้ำ  
หนักไม่เสถียร โดยการปรับเปลี่ยนปริมาณของไทดeneiymethrakolo ไรด์ทำให้ได้ตัวของรับตัวเร่งปฏิกิริยาซึ่งมี  
ปริมาณไทดeneiymethrakolo ต่างๆ กัน ค่าดัชนีการไหลดของพอลิเอทิลีนชนิดความหนาแน่นสูงซึ่งถูกเร่งปฏิกิริยาโดยตัวเร่ง  
ปฏิกิริยาแต่ละตัวถูกตรวจสอบ ค่าดัชนีการไหลดสูงที่สุดของพอลิเอทิลีนชนิดความหนาแน่นสูง ได้จากการ  
ของไทดeneiymethrakolo ไรด์และไดออกซีเมกนีเซียมเท่ากับ 2.5 ส่วนที่ 3 เป็นการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาซี  
เกลอร์-แนตทาสำหรับการผลิตพอลิเอทิลีนชนิดความหนาแน่นสูงที่มีน้ำหนักไม่เสถียร ทำการเตรียมตัวของรับตัว  
เร่งปฏิกิริยาได้จากการเตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาสำหรับการผลิตพอลิเอทิลีนชนิดความหนาแน่นสูงที่มีน้ำหนัก  
ไม่เสถียร โดยการใช้อัตราส่วนของไทดeneiymethrakolo ไรด์และไดออกซีเมกนีเซียมเท่ากับ 2.5 แต่ถูกถัง  
ด้วยอะลิฟทิกไฮโดรคาร์บอนและให้ความร้อนที่ 120 องศาเซลเซียส ก่อนการถังคงรักษาที่ พบว่าตัวของรับ  
ตัวเร่งปฏิกิริยาทั้งหมดมีปริมาณไทดeneiymethrakolo ไรด์และไดออกซีเมกนีเซียมที่ 120 องศาเซลเซียสให้ตัวเร่งปฏิกิริยาซีเกลอร์-แนตทา  
สำหรับการผลิตพอลิเอทิลีนชนิดความหนาแน่นสูงที่มีค่าดัชนีการไหลดต่ำที่สุด ส่วนสุดท้ายคือการเตรียมตัวเร่ง  
ปฏิกิริยาซีเกลอร์-แนตทาสำหรับการผลิตพอลิเอทิลีนชนิดความหนาแน่นสูงที่มีการกระจายน้ำหนักไม่เสถียร  
โดยการผสมตัวเร่งปฏิกิริยาจากทั้งสองส่วนที่อัตราส่วนที่ต่างกัน พบว่าส่วนผสมของตัวเร่งปฏิกิริยาซีเกลอร์-แนต  
ทาสำหรับการผลิตพอลิเอทิลีนชนิดความหนาแน่นสูงที่มีน้ำหนักไม่เสถียร และตัวเร่งปฏิกิริยาซีเกลอร์-แนตทา  
สำหรับการผลิตพอลิเอทิลีนชนิดความหนาแน่นสูงที่มีน้ำหนักไม่เสถียรในอัตราส่วน 9:1 ให้พอลิเอทิลีนชนิด  
ความหนาแน่นสูงที่มีการกระจายน้ำหนักไม่เสถียรที่สุด

สาขาวิชา .....	.....	ลายมือชื่อนิสิต .....	.....
หลักสูตร .....	ป.โทรเคมีและวิทยาศาสตร์พอลิเมอร์	ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา .....	.....
ปีการศึกษา .....	2544 .....	ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษาร่วม .....	.....

# # 4273411623: MAJOR PETROCHEMISTRY AND POLYMER SCIENCE

KEYWORD: Z/N CATALYST, BROAD MWD AND HDPE

SAKONT TUNSURAT: PREPARATION OF ZIEGLER-NATTA CATALYST FOR PRODUCING HIGH DENSITY POLYETHYLENE WITH BROAD MOLECULARWEIGHT DISTRIBUTION. THESIS ADVISOR: ASSOC. PROF. SUPAWAN TUNTAYANON, Ph.D., 107 pp. ISBN 974-170-300-7

This study was divided into four parts. The first part involved the investigation on the optimum condition for preparing the catalyst support from the reaction of titanium tetrachloride and diethoxymagnesium in aliphatic hydrocarbons. The reaction temperature and stirring rate were varied. Fine catalyst support was resulted when the reaction was carried out at temperature 85 °C with stirring rate at 350 rpm. The addition of titanium tetrachloride dropwise in 5 hours gave better catalyst support than one portion addition as revealed by higher polymerization activity of its corresponding supported catalyst, obtained by reacting the catalyst support with triethylaluminium at the ratio of 1:0.5. The second part of this study was to prepare Z/N catalyst for producing low molecular weight HDPE. By variation of the amount of titanium tetrachloride, the catalyst supports with different titanium content were obtained. The melt flow index of HDPE catalyzed by each catalyst was determined. The highest melt flow index of HDPE was resulted when the ratio of titanium tetrachloride and diethoxymagnesium was 2.5. The third part was to prepare Z/N catalyst for producing high molecular weight HDPE. The preparation of this catalyst support was performed at the same condition for producing low molecular weight but it was washed 1-8 times with aliphatic hydrocarbon and then heated to 120 °C before the final washing. It was found that all catalyst supports contained more titanium content than the one without heating for all cases. Furthermore, the reaction of the catalyst support with triethylaluminium at 120 °C gave the Z/N catalyst for preparing of HDPE with the lowest melt flow index. The final part was to prepare Z/N catalyst for producing broad molecular weight HDPE by mixing both types Z/N catalyst at different ratios. It was found that the ratio of Z/N catalysts for producing low molecular weight HDPE and high molecular weight HDPE at 9:1 gave HDPE with highest molecular weight distribution.

Program..... Student's signature .....*Intisar Sinsuporn*  
Petrochemistry and Polymer Science  
Field of Study ..... Advisor's signature. *Supawat Tuntay*  
Academic year ..... 2001 Co-advisor's signature .....

## **ACKNOWLEDGEMENTS**

The author wishes to thank Associate Professor Dr. Supawan Tuntayanon, advisor, for encouragement during the research work and the thesis preparation. Sincere thank and gratification are going to Dr. Roman Strauss, Khun Sunchai Tongkum and Khun Sutheerawat Samingpry for valuable guidance and encouragement throughout the course of the research.

He is also grateful to Professor Dr. Pattarapan Prasassarakich, Associate Professor Dr. Wimonrat Trakarnpruk, Associate Professor Dr. Tharapong Vitidsant and Assistant Professor Dr. Warinthorn Chavasiri for serving as chairperson and members of thesis committee, respectively.

In addition, he would like to thank the Research and Development Department, Thai Petrochemical Industry (Public) Co., Ltd. for the experience in laboratory. Without this opportunity, this thesis has never been completed.

Finally, he is grateful to his family for their encouragement, and support. Many thanks are going to friends and everyone who contributed suggestions and support during the course of research.

ศูนย์วิทยบริการ  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

## CONTENTS

	<b>PAGE</b>
ABSTRACT (IN THAI) .....	iv
ABSTRACT (IN ENGLISH) .....	v
ACKNOWLEDGEMENTS .....	vi
CONTENTS .....	vii
LIST OF TABLES .....	xi
LIST OF FIGURES .....	xiii
ABBREVIATIONS .....	xvi
CHAPTER I : INTRODUCTION.....	1
CHAPTER II : THEORY AND LITERATURE REVIEW	
2.1 Introduction of Z/N Catalyst.....	3
2.1.1 Heterogeneous Non-Supported Catalysts.....	4
2.1.2 Heterogeneous Supported Catalysts.....	5
2.2 Factor to Determined Behavior of Polyolefin Catalysts.....	8
2.3 The Metal Alkyl.....	8
2.3.1 Group of Metal.....	8
2.3.2 Ligands of Metal.....	9
2.4 Transition Metal Salts.....	10
2.4.1 Choice of Transition Metal.....	10
2.4.2 Ligand of Transition Metal.....	10
2.5 Model of Active Sites and the Polymerization Mechanism.....	11
2.6 Polymerization with Heterogeneous Z/N Catalysis.....	14
2.7 Oxidation State of Catalysts and Active Centers.....	18
2.8 Kinetic-Mechanistic Aspects of Polymerization with Z/N Catalysts.....	20
2.9 Literature Reviews .....	24

## CONTENTS (continued)

	PAGE
<b>CHAPTER III : EXPERIMENTAL</b>	
3.1 Material and Chemicals.....	28
3.2 Instrument.....	28
3.3 Experimental.....	29
3.3.1 Preliminary Study of Catalyst Support Preparation .....	29
3.3.2 Preparation of Z/N Catalyst for Producing Low Molecular Weight HDPE.....	31
3.3.3 Preparation of Z/N Catalyst for Producing High Molecular Weight HDPE.....	32
3.3.4 Mixing of Catalyst.....	34
3.4 Characterization of Catalyst and Polymer.....	34
3.4.1 Catalyst Characterization.....	34
3.4.1.1 Quantitative Analysis of Total Titanium.....	34
3.4.1.2 Quantitative Analysis of Ti(III).....	34
3.4.1.3 Quantitative Analysis of Magnesium and Chloride.....	35
3.4.2 Polymerization Procedure.....	35
3.4.3 Polymer Characterization.....	36
<b>CHAPTER IV : RESULT AND DISCUSSION</b>	
4.1 Preliminary Study of Catalyst Support Preparation.....	37
4.1.1 Effect of Temperature on Reaction of $Mg(OC_2H_5)_2$ with $TiCl_4$ .....	38
4.1.2 Effect of Stirring Rate on Reaction of $Mg(OC_2H_5)_2$ with $TiCl_4$ .....	40
4.1.3 Effect of Addition Rate of $TiCl_4$ .....	42

## CONTENTS (continued)

	PAGE
4.1.4 Activity of Supported Catalyst .....	42
4.2 Z/N Catalyst for producing low molecular weight HDPE.....	43
4.2.1 Variation of $TiCl_4$ and $Mg(OC_2H_5)_2$ ratio .....	43
4.2.2 Influence of Catalyst Composition on Catalyst Activity .....	45
4.2.3 Melt Flow Index of HDPE .....	46
4.3 Z/N Catalyst for Producing High Molecular Weight HDPE .....	47
4.3.1 Thermal Treatment of Catalyst Support .....	47
4.3.2 Effect of Washing before Thermal Treatment on	
Titanium Content of Catalyst Support .....	49
4.3.3 Conversion of Ti(IV) to Ti(III) of Supported Catalyst .....	51
4.3.4 Effect of Catalyst Support Composition on Their Activity.....	52
4.3.5 Relationship of Titanium Oxidation State with Melt Flow	
Index.....	53
4.4 Z/N Catalyst for Broad MWD HDPE.....	55
4.4.1 Activity of Mixed Catalyst on Polymerization .....	55
4.4.2 Molecular Weight and Molecular Weight Distribution	
of HDPE .....	57
<b>CHAPTER V : CONCLUSION AND SUGGESTIONS.....</b>	<b>59</b>
<b>REFERENCES .....</b>	<b>62</b>
<b>APPENDICES.....</b>	<b>65</b>
<b>APPENDIX A .....</b>	<b>66</b>
<b>APPENDIX B .....</b>	<b>74</b>
<b>APPENDIX C .....</b>	<b>85</b>
<b>APPENDIX D .....</b>	<b>98</b>
<b>APPENDIX E .....</b>	<b>101</b>

**CONTENTS (continued)**

	<b>PAGE</b>
VITA .....	107



ศูนย์วิทยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

## LIST OF TABLES

TABLES	PAGE
2.1 Metal group I to III for Z/N catalyst preparation.....	9
2.2 Ligand of transition metal.....	10
2.3 The effect of catalyst ratio on the distribution of titanium valence states in different catalyst systems .....	19
2.4 Molecular weights calculated from the evaluation of fractionation data from polymer growth on Ti(III) and Ti(IV) sites.....	20
2.5 Results of ethylene polymerization by sequential addition of CPZ/MAO and Ti-V/TEA catalyst system with various polymerization times.....	25
2.6 HDPE MFI <sub>5</sub> and melt flow index ratio (MFR) with chromium and Z/N catalyst ratio.....	26
2.7 The influence of the catalyst composition on its activity and properties of obtained PE.....	27
3.1 Different condition of catalyst support preparation .....	29
3.2 A summary of chemical and metal concentration.....	31
4.1 Conditions of catalyst support preparation and their characteristic .....	39
4.2 The influence of TiCl <sub>4</sub> /Mg(OC <sub>2</sub> H <sub>5</sub> ) <sub>2</sub> and properties of obtained HDPE.....	44
4.3 Comparison of titanium content of catalyst support by variation of titanium concentration in aliphatic hydrocarbon before washing .....	49
4.4 Variation of the number of washing and titanium content in supernatant and support.....	50
4.5 Percentage of Ti(III) in supported catalyst for producing high molecular weight HDPE.....	52

## LIST OF TABLES (continued)

TABLES	PAGE
4.6 Catalyst activity of supported catalyst for producing high molecular weight HDPE.....	53
4.7 MFI <sub>s</sub> of HDPE from supported catalyst for producing high molecular weight HDPE that obtained from different preparation condition.....	54
4.8 Catalyst activity and MFI <sub>s</sub> of HDPE from Section 4.2 and 4.3.....	56
4.9 Variation of R3 and W2HT molar ratio and their activity.....	57
4.10 Molecular weight and molecular weight distribution of HDPE using mixed catalyst.....	58
A1 Quantitative analysis of magnesium of catalyst support from catalyst preparation for producing low molecular weight HDPE.....	67
A2 Quantitative analysis of total titanium of catalyst support from catalyst preparation for producing low molecular weight HDPE.....	68
A3 Quantitative analysis of chloride of catalyst support from catalyst for producing low molecular weight HDPE.....	69
A4 Molar ratio of Mg:Ti:Cl catalyst support for producing low molecular weight HDPE.....	70
A5 Quantitative analysis of total titanium of supported catalyst for producing low molecular weight HDPE.....	71
A6 Quantitative analysis of Ti(III) of supported catalyst for producing low molecular weight HDPE.....	72
A7 Percentage of reduction of supported catalyst for producing low molecular weight HDPE.....	73
B1 Quantitative analysis of magnesium of catalyst support for producing high molecular weight HDPE.....	75

## LIST OF TABLES (continued)

TABLES	PAGE
B2      Quantitative analysis of total titanium in supported catalyst for producing high molecular weight HDPE and redox reaction at 25 °C.....	76
B3      Quantitative analysis of chloride of catalyst support for producing high molecular weight HDPE.....	77
B4      Molar ratio of Mg:Ti:Cl of catalyst support for producing high molecular weight HDPE.....	78
B5      Quantitative analysis of total titanium of supported catalyst for producing high molecular weight HDPE after redox reaction at 25 °C.....	79
B6      Quantitative analysis of Ti(III) of supported catalyst for producing high molecular weight HDPE after redox reaction at 25 °C.....	80
B7      Percentage of reduction of supported catalyst for producing high molecular weight HDPE after redox reaction at 25 °C.....	81
B8      Quantitative analysis of total titanium of supported catalyst for producing high molecular weight HDPE after redox reaction at 120 °C.....	82
B9      Quantitative analysis of Ti(III) of supported catalyst for producing high molecular weight HDPE after redox reaction at 120 °C.....	83
B10     Percentage of reduction of supported catalyst for producing high molecular weight HDPE after redox reaction at 120 °C.....	84
C1      Catalyst activity from catalyst for producing low molecular weight HDPE.....	86
C2      Melt flow index at 5 kg load of HDPE from catalyst for producing low molecular weight HDPE.....	87

## LIST OF TABLES (continued)

TABLES	PAGE
C3 Melt flow index at 21.6 kg load of HDPE from catalyst for producing low molecular weight HDPE.....	88
C4 Melt flow index ratio of HDPE from catalyst for producing low molecular weight HDPE.....	89
C5 Catalyst activity from catalyst for producing high molecular weight HDPE after redox reaction at 25 °C.....	90
C6 Melt flow index at 5 kg load of HDPE from catalyst for producing low molecular weight HDPE.....	91
C7 Melt flow index at 21.6 kg load of HDPE from catalyst for producing low molecular weight HDPE.....	92
C8 Melt flow index ratio of HDPE from catalyst for producing high molecular weight HDPE.....	93
C9 Catalyst activity from catalyst for producing high molecular weight HDPE after redox reaction at 120 °C.....	94
C10 Melt flow index at 5 kg load of HDPE from catalyst for high molecular weight HDPE after redox reaction at 120 °C.....	95
C11 Melt flow index at 21.6 kg load of HDPE from catalyst for high molecular weight HDPE after redox reaction at 120 °C.....	96
C12 Melt flow index ratio of HDPE from catalyst for producing high molecular weight HDPE after redox reaction at 120 °C.....	97
D1 Catalyst activity from mixed catalyst for broad molecular weight distribution HDPE.....	99

**LIST OF TABLES (continued)**

<b>TABLES</b>	<b>PAGE</b>
D2 Molecular weight by number of HDPE from mixed catalyst preparation for producing broad molecular weight distribution HDPE.....	99
D3 Molecular weight by weight of HDPE from mixed catalyst preparation for producing broad molecular weight distribution HDPE.....	100
D4 Molecular weight distribution of HDPE from mixed catalyst preparation for producing broad molecular weight distribution HDPE.....	100

ศูนย์วิทยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

## LIST OF FIGURES

FIGURE	PAGE
2.1 erythro-diisotactic structure.....	13
2.2 Schematic presentation of the olefin coordination at the transition metal.....	16
2.3 Variation in the rate of propylene polymerization with time: A, $\text{TiCl}_3\text{-Al(C}_2\text{H}_5)_3$ catalyst; B, $\text{TiCl}_3\text{-Al(C}_2\text{H}_5)_2\text{Cl}$ catalyst.....	22
2.4 Variation in the rate of olefin polymerization in the presence of the $\text{MgCl}_2\text{/TiCl}_4\text{-Al(I-Bu)}_3$ catalyst with time: A, ethylene; B, propylene.....	22
3.1 Catalyst preparation procedure in US. Patent No. 5,648,309 and used for producing low molecular weight HDPE.....	30
3.2 Catalyst preparation procedure for producing high molecular weight HDPE.....	33
4.1 The fluid-solid reaction models; the progress-conversion model (A) and the unreacted core model (B).....	41
4.2 Variation of $\text{TiCl}_4$ concentration effected on titanium content on catalyst support.....	44
4.3 Effect of titanium content of catalyst support on its activity.....	45
4.4 Catalyst support preparation by using Entry No. 2 compared with catalyst support preparation by modification of Entry No. 2 by thermal treatment .....	48
4.5 Effect of titanium concentration in supernatant on titanium content of catalyst support .....	51
E1 Gel permeation chromatography of HDPE that was polymerized by mixed catalyst of R3 with W2HT in 1 per 9 ratio.....	102

**LIST OF FIGURES (continued)**

<b>FIGURE</b>		<b>PAGE</b>
E2	Gel permeation chromatography of HDPE that was polymerized by mixed catalyst of R3 with W2HT in 3 per 7 ratio.....	103
E3	Gel permeation chromatography of HDPE that was polymerized by mixed catalyst of R3 with W2HT in 5 per 5 ratio.....	104
E4	Gel permeation chromatography of HDPE that was polymerized by mixed catalyst of R3 with W2HT in 7 per 3 ratio.....	105
E5	Gel permeation chromatography of HDPE that was polymerized by mixed catalyst of R3 with W2HT in 9 per 1 ratio.....	106

ศูนย์วิทยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

## ABBREVIATIONS

Cp	:	Cyclopentadienyl
CpZ	:	Cyclopentadienyl zirconocene
GPC	:	Gel permeation chromatography
HDPE	:	High density polyethylene
MAO	:	Methylaluminoxane
MFI	:	Melt flow index
MFR	:	Melt flow index ratio
Mt-C bond	:	Metal carbon bond
Mw	:	Molecular weight by weight
MWD	:	Molecular weight distribution
ODCB	:	Othodichlorobenzene
rpm	:	Revolution per minute
TEA	:	Triethylaluminium
THF	:	Tetrahydrofuran
Tm	:	Melting temperature
Z/N	:	Ziegler-Natta

ศูนย์วิทยทรัพยากร  
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย