SYNTHESIS OF POLYGLYCEROL ESTER FROM GLYCEROL FOR DEVELOPMENT IN LUBRICATION APPLICATION

Natee Boontaveeroj

•

A Dissertation 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,
and Case Western Reserve University

2012

Thesis Title:

Synthesis of Polyglycerol Ester from Glycerol for

Development in Lubrication Application

By:

Natee Boontaveeroj

Program:

Petrochemical Technology

Thesis Advisors:

Asst. Prof. Boonyarach Kitiyanan

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

College Dean

(Assoc. Prof. Pomthong Malakul)

Thesis Committee:

(Asst. Prof. Boonyarach Kitiyanan)

B. Kitiyanan

(Assoc. Prof. Ápanee Luengnaruemitchai)

(Dr. Paveena Wongtrakul)

Paverna Wastrahi

ABSTRACT

5171010063: Petrochemical Technology Program

Natee Boontaveeroj: Synthesis of Polyglycerol Ester from Glycerol

for Development in Lubrication Application

Thesis Advisors: Asst. Prof. Boonyarach Kitiyanan, 67 pp.

Keywords: Glycerol / Etherification / Diglycerol / Heterogeneous catalyst

The increase of bio-diesel utilization is playing an important role in an oversupply of glycerol. Therefore, there have been many attempts to create a demand for glycerol. One possible way is the conversion of glycerol to polyglycerol and then to react with fatty acid to obtain polyglycerol ester. Polyglycerol ester is considered to be a non-ionic surfactant, and it can be used in many applications (cosmetics, food and other industries). In this work, polyglycerol ester was prepared by a two-step reaction, the alkaline polymerization (etherification) of glycerol and the esterification of polyglycerol with fatty acid. For the etherification step, the reaction was performed under nitrogen atmosphere, and 2 % wt of CaO was used as a catalyst with a reaction temperature of 240 °C. For 5 hours reaction time, di- and tri-glycerol yields of 36.2 % and 13.6 %, respectively were obtained. The unreacted glycerol was efficiently removed by using vacuum distillation at around 138 °C to 200 °C for 4 hours. Polyglycerol was then esterified with oleic acid in the range of 140 °C to 240 °C. The effects of various parameters were studied, such as reaction time and reaction temperatures in the esterification step. The changing of the polyglycerol ester from the viscous phase to the solid phase was initially observed with the lowest oleic acid-polyglycerol molar ratio of 1/10 at room temperature.

บทคัดย่อ

นที บุญทวีโรจน์ : การสังเคราะห์โพลีกลีเซอรอลเอสเตอร์จากกลีเซอรอล เพื่อใช้ใน การพัฒนาการประยุกต์ใช้ในการหล่อลื่น (Synthesis of Polyglycerol Ester from Glycerol for Development in Lubrication Application) อ. ที่ปรึกษา : ผศ. คร. บุนยรัชต์ กิติยานันท์ 67 หน้า

จากการผลิตไบโอคีเซลที่เพิ่มขึ้นเป็นอย่างมากในปัจจุบันจึงมีผลทำให้กลีเซอรอลซึ่งเป็น ผลพลอยได้จากกระบวนการผลิตไบโอดีเซลมีปริมาณเพิ่มมากตามเช่น ส่งผลให้กลีเซอรอลมีมาก เกินความต้องการ การเพิ่มปริมาณการใช้และเพิ่มคุณค่าของกลีเซอรอลจึงได้รับความสนใจ โดยให้ กลีเซอรอลเป็นสารตั้งค้นในการผลิตสารเคมีตัวอื่นๆ ผลิตภัณฑ์ตัวหนึ่งที่น่าสนใจคือโพลีกรีเซ อรอลเอสเทอร์ซึ่งสามารถผลิตโดยการทำปฏิกิริยาระหว่างโพลีกลีเซอรอลกับกรดใจมัน โพลีกรีเซ อรอลเอสเทอร์เป็นสารลคแรงตึงผิวชนิคไม่มีขั่วและสามารถนำไปประยกค์ในอุตสาหรกรรมต่างๆ ้ไม่ว่าจะใช้ในอาหาร เครื่องสำอาง และอุสาหกรรมอื่นๆ ในงานวิจัยนี้โพลีกรีเซอรอลเอสเทอร์ สามารถเตรียมจากการทำปฏิกิริยาสองขั้นตอน นั่นคือปฏิกิริยาโพลิเมอไรเซชั่น(อีเทอริฟิเคชั่น)จาก กลีเซอรอลเพื่อสร้างโพลีกลีเซอรอล และปฏิกิริยาเอสเทอริฟิเคชั่นระหว่างโพลีกลีเซอรอลกับกรค ใขมัน สำหรับในขั้นตอนของอีเทอริฟิเคชั่นปฏิกิริยาเกิคภายใต้บรรยากาศในโตรเจน ที่ความ เข้มข้นของแคลเซียมออกไซค์ซึ่งใช้เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาร้อยละ 2.0 ของน้ำหนักกลีเซอรอลตั้งค้น อุณหภูมิในการทำปฏิกิริยาคือ 240 องศาเซลเซียส ณ. เวลาที่ 5 ชั่วโมงของการทำปฏิกิริยา ผลผลิต ของไคกลีเซอรอลและไตรกลีเซอรอลคิคเป็นร้อยละ 36.2 และ 13.6 ตามลำคับ กลีเซอรอลที่ไม่ ทำปฏิกิริยาสามารถแยกออกโดยการกลั่นสูญญากาศที่อุณหภูมิประมาณ 138 ถึง 200 องศา เซลเซียส เป็นเวลา 4 ชั่วโมง โพลีกลีเซอรอลถูกนำมาทำปฏิกิริยาเอสเทอริฟิเคชั่นกับกรคโอเลอิก โดยศึกษาในช่วงอุณหภูมิของการทำปฏิกิริยาที่ 140 ถึง 220 องศาเซลเซียส และอัตราส่วนในการ ทำปฏิกิริยาระหว่างกรคโอเลอิกต่อโพลีกลีเซอรอลคือ 0.1 0.5 และ 1 โพลีกลีเซอรอลเอสเทอที่ ผลิตได้มีลักษณะเป็นของเหลวหนืด และพบว่าที่อัตราส่วนในการทำปฏิกิริยาของกรดโอเลอิกกต่อ โพลีกลีเซอรอลที่ 0.1 ให้โพลีกลีเซอรอลเอสเทอร์ในรูปของของแข็งที่อุณหภูมิห้อง

ACKNOWLEDGEMENT

This work has been memorable, interesting, and important experience. This work would not have been possible, if the following people were not present.

First of all, I would like to express my gratefully thanks Asst. Prof. Boonyarach Kitiyanan, my thesis advisor, for suggestion, encouragement, discussions and problem solving throughout of the course of my research work.

I would like to thank Assoc. Prof. Apanee Luengnaruemitchai and Dr. Paveena Wongtrakul for their kind of advice and for being on the thesis committee.

I also would like to thank the Petroleum and Petrochemical College for the invaluable knowledge in the field of petroleum and petrochemical technology. Special thanks go to all of the Petroleum and Petrochemical College's staffs who help me with invaluable and tireless assistance. I am indebted to them all.

Finally, I take this opportunity to thank PPC Ph.D. students and all PPC friends for their friendly assistance, cheerfulness, creative suggestions, and encouragement. I had the most enjoyable time working with all of them. Also, I am greatly indebted to my parents and family for their support, love, endless encouragement, and understanding during all time in college.

TABLE OF CONTENTS

			PAGE	
	Title	Page	i	
	Abstract (in English)			
	Abstract (in Thai)			
	Ackn	owledgements	v	
	Table	of Contents	vi	
	List o	of Figures	viii	
CH.	APTE	R		
	I	INTRODUCTION	1	
	II	BACKGROUND AND LITERATURE REVIEW	3	
	III	EXPERIMAENTAL	36	
		3.1 Materials	36	
		3.2 Equipment	36	
		3.2.1 Reactor	36	
		3.2.2 High Performance Liquid Chromatography (HPLC)	37	
		3.2.3 Viscosity Meter	38	
		3.3 Methodology	38	
		3.3.1 Polyglycerol Synthesis	38	
		3.3.2 Polyglycerol Analysis	38	
		3.3.3 Polyglycerol Purification	39	
		3.3.4 Polyglycerol Esters Synthesis	39	
		3.3.5 Polyglycerol Esters analysis	39	

CHAPTE	CR	PAGE
IV	RESULTS AND DISCUSSION	41
	4.1 Effect of Reaction Time on The Etherification of	41
	Glycerol	
	4.1.1 High Performance Liquid Chromatography	42
	Analysis (HPLC)	
	4.2 Polyglycerol Purification	42
	4.3 Synthesis of Polyglycerol Ester	45
	4.4 Effect of Reaction Temperature on The	45
	Esterification Step	
	4.5 Effect of Oleic Acid-Polyglycerol Molar Ratio on	46
	The Esterification Step	
	4.5.1 High Performance Liquid Chromatography	46
	Analysis (HPLC)	
	4.5.2 Viscosity	48
V	CONCLUSIONS ANS RECOMMENDATIONS	50
	REFERENCES	51
	APPENDICES	55
	Appendix A The Glycerol Conversion, Di- and	55
	Triglycerol Selectivity of The Studied in	
	Etherification step	
	Appendix B The Triglycerol Conversion of The	55
	Studied in Esterification Step	
	Appendix C The Viscosity and Shear Rate of Trigly-	56
	cerol DV-III with Spindle no. 27 at 24°C	

CHAPTER	PAGE
CURRICULM VITAE	57

LIST OF FIGURES

FIGUI	GURE	
2.1	Chemical structure of glycerol.	3
2.2	Reactive pathway for industrial production of glycerol	4
	from propene, a by-product of petro-cracking. European	
	Oleochemicals and Allied Products Group (2007).	
2.3	Reactive pathway for industrial production of glycerol	5
	from propene, a by-product of petro-cracking. European	
	Oleochemicals and Allied Products Group (2007).	
2.4	Production of biodiesel from renewable resources.	5
2.5	Transesterification of triglyceride to form methyl ester.	7
2.6	Making epichlorohydrin from renewable glycerol.	9
2.7	Structure formulas of isobutene, butane-1, and butane-2	13
2.8	Structure formulas of diglycerol, triglycerol, and a general	14
	glycerol polymer.	
2.9	Structure formulas of di(2-ethylhexyl)adipate, and	21
	diundecyl(2,2,4-trimethyl)adipatte	
2.10	Structure formulas: (a) neopentyl glycol, (b)	23
	trimethylolethane and -propane, and (c) pentaerythritol.	
2.11	Method to produce polyglycerol ester.	26
2.12	Schematic representation of the condensation of glycerol	28
	to polyglycerol.	
3.1	Experimental set-up used for synthesis polyglycerols.	36
3.2	Performance Liquid Chromatography (HPLC).	37
4.1	The glycerol conversion for CaO as a function of reaction	41
	time at 240°C under inert nitrogen atmosphere in the	
	presence of 2 wt% of catalyst.	

FIGUI	GURE	
4.2	The product distribution for CaO at 240°C under inert nitrogen atmosphere in the presence of 2 wt% of catalyst.	41
4.3	HPLC separation of polyglycerol operated for 5 hours of reaction time.	43
4.4	HPLC separation of polyglycerol. (a) the polyglycrol at 5 hours of reaction time; (b) the polyglycerol after distillation; (c) the condensate.	44
4.5	The products from esterification step under the conditions of oleic acid/ polyglycerol molar ratio at 0.5, the reaction temperature of 180°C, and 3 hours of reaction time under the inert nitrogen atmosphere.	45
4.6	The effect of reaction temperture on the triglycerol conversion in various molar ratio of oleic acid and triglycerol (r).	46
4.7	HPLC separation of triglycerol oleate product . (a) $r = 0.1$; (b) $r = 0.5$; (c) $r = 1$.	47
4.8	Viscosity of triglycerol oleate product at $r = 0.5$ and 1.	48