BIOLOGICAL TREATMENT OF BIODIESEL WASTEWATER USING A SEQUENCING BATCH REACTOR



Chatchada Ratanachan

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
2009

Thesis Title:

Biological Treatment of Biodiesel Wastewater Using

a Sequencing Batch Reactor

By:

Chatchada Ratanachan

Program:

Petrochemical Technology

Thesis Advisors:

Assoc. Prof. Sumaeth Chavadej

Asst. Prof. Pomthong Malakul

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

(Asst. Prof. Pomthong Malakul)

Thesis Committee:

(Assoc. Prof. Sumaeth Chavadej)

(Asst. Prof. Pomthong Malakul)

(Asst. Prof. Thammanoon Sreethawong)

sult sivien

(Assoc. Prof. Suntud Sirianuntapiboon)

ABSTRACT

5071008063: Petrochemical Technology Program

Chatchada Ratanachan: Biological Treatment of Biodiesel

Wastewater Using a Sequencing Batch Reactor.

Thesis Advisors: Assoc. Prof. Sumaeth Chavadej, and Asst. Prof.

Pomthong Malakul, 58 pp.

Keywords: Biodegradation/Biological Treatment/ Aerobic Treatment/ Biodiesel

Wastewater/ Sequencing Batch Reactor

Biological treatment is an appropriate method used in treating organiccontaining wastewaters because of its environment safe and low treatment cost. In this research, two units of sequencing batch reactors (SBR) were used to study the biodegradation of biodiesel wastewater obtained from Bangchak Public Company Limited by using the sludge obtained from the activated sludge treating biodiesel wastewater. The SBR units, having an effective volume of 1.5 L, were operated on a fill-and-draw basis with four cycles per day at different chemical oxygen demand (COD) loading rates (0.05–0.60 kg/m³d) at room temperature. Since the studied wastewater lacked of nitrogen and phosphate, ammonium hydrogen carbonate (NH₄HCO₃) and di-potassium hydrogen orthophosphate (K₂HPO₄) were added as nutrients for the enhancement of biodiesel wastewater biodegradation. The results showed that when the COD loading rate increased, the removal efficiency decreased. Under the studied conditions, a maximum COD removal of 91.4% and TOC removal of 35.7% were achieved at the lowest COD loading rate of 0.05 kg/m³d. Moreover, the minimum F/M ratio and the highest MLSS were found to correspond to the lowest COD loading rate.

บทคัดย่อ

ชัชชฎา รัตนจันทร์: การบำบัดน้ำเสียจากการผลิตน้ำมันไบโอดีเซลโดยวิธีทางชีวภาพใน ระบบถังปฏิกิริยาแบบกึ่งกะ (Biological Treatment of Biodiesel Wastewater Using a Sequencing Batch Reactor) อ. ที่ปรึกษา: รศ.คร. สุเมธ ชวเคช และ ผศ.คร. ปมทอง มาลากุล ณ อยุธยา 58 หน้า

การบำบัคโดยวิธีทางชีวภาพเป็นวิธีการที่เป็นที่นิยมเป็นอย่างมากในการบำบัคน้ำเสียที่มี สารอินทรีย์ เนื่องการวิธีการนี้ปลอดภัยและมีค่าใช้จ่ายการบำบัคค่ำ ในการวิจัยนี้ถังปฏิกิริยาแบบ กะหรือคิคต่อ 2 หน่วย ถูกใช้เพื่อศึกษาการย่อยสลายโดยวิธีทางชีวภาพของน้ำเสียจากการผลิตไบ โอคีเซลที่ได้รับจากบริษัท บางจาก จำกัค (มหาชน) โดยใช้ตะกอนจุลลินทรีย์จากระบบบำบัคแบบ ตะกอนเร่งที่ใช้บำบัคน้ำเสียไบโอคีเซล โดยถังปฏิกิริยาแบบกะติดต่อนี้มีปริมาณ 1.5 ลิตร โดย ควบคุมการทำงานแบบเติมเข้าและเอาออกจำนวน 4 รอบค่อวัน ที่อัตราป้อนสารอินทรีย์ในรูปซีโอ คีต่างกัน (0.05–0.60 กิโลกรัมค่อลิตรต่อวัน) ที่อุณหภูมิห้อง เนื่องจากน้ำเสียที่ศึกษานี้ขาคสาร ในโตรเจนและฟอสฟอรัส ดังนั้นจึงมีการเดิมสารแอมโมเนียม ไฮโดรเจน คาร์บอเนตและไดโพแทสเซียม ไฮโดรเจน ออกโทรฟอสเฟตในน้ำเสีย เพื่อเพิ่มประสิทธิภาพการย่อยสลายชีวภาพ ของน้ำเสียไบโอคีเซล ผลของการทดลองพบว่าเมื่ออัตราป้อนซีโอคีเพิ่มขึ้น ประสิทธิภาพการย่อยสลายจะลดลง ภายใต้สภาวะการศึกษานี้ ก่าประสิทธิภาพการย่อยสลายซีโอคีสูงสุด 91.4% และค่า ประสิทธิภาพการย่อยสลายทีโอซี (TOC) สูงสุด 35.7% พบที่อัตราป้อนซีโอคี 0.05 กิโลกรัมต่อ ลิตรต่อวัน นอกจากนั้น ค่าสัดส่วนอาหารต่อจำนวนแบคทีเรียน้อยที่สุดและค่าความเข้มข้นตะกอน จุลลินทรีย์สูงสุดในถังปฏิกิริยาที่ค่าอัตราป้อนซีโอคีด่ำสุด

ACKNOWLEDGEMENTS

This thesis could not have been possible without the assistance of the following individuals and organizations to whom the author would like to thank:

I am grateful for the scholarship and funding of the thesis work provided by the Petroleum and Petrochemical College, and by The Center of Excellence for Petroleum, Petrochemicals, and Advanced Materials, Thailand.

First of all, I gratefully acknowledge my thesis advisors, Asst. Prof. Pomthong Malakul and Assoc. Prof. Sumaeth Chavadej, for their encouragement, valuable guidance, and support. Moreover, I would like to thank them especially for providing many necessary things throughout this work.

Thanks are also extended to Bangchak Public Company Limited, for kindly providing the biodiesel wastewater and Thai Oleochemical Company Limited, for kindly providing the sludge sample.

I would also like to thank C.P.O. Poon Arjpru and staff of the Petroleum and Petrochemical College for their help and useful suggestions, and Mr. Robert Wright for his English advice.

Finally, I would like to express my deepest gratitude to my parents, my brother, my sister, and my friends who always stand by and encourage me. My academic achievement is dedicated to them.

TABLE OF CONTENTS

		PAGE
Title	e Page	i
Abs	tract (in English)	iii
Abs	tract (in Thai)	iv
Ack	nowledgements	v
Tab	le of Contents	vi
List	of Tables	viii
List	of Figures	ix
СНАРТІ	ER	
I	INTRODUCTION	1
П	LITERATURE REVIEW	3
III	EXPERIMENTAL	16
	3.1 Materials and Equipment	16
	3.2 Methodology	16
	3.2.1 SBR Set-up and Operation	16
	3.2.2 Aerobic Biodegradation Study	18
IV	RESULTS AND DISCUSSION	23
	4.1 Effect of nutrient ratio	23
	4.2 Effect of COD loading rate	32
	4.3 GC results	39
V	CONCLUSIONS AND RECOMMENDATIONS	41
	REFERENCES	42

CHAPTER		PAGE
APPENDICES		46
Appendix A Experimental	Data of effect of nutrient ratio	46
Appendix B Experimental	APPENDICES Appendix A Experimental Data of effect of nutrient ratio	52
CURRICULUM VITAE		56

LIST OF TABLES

ΓABL	JE	PAGE
2.1	Characteristics of biodiesel wastewaters from Bangchak	
	Petroleum Public Company Limited	4
3.1	The period of time per cycle in SBR operation	17
3.2	Volume of filling and decanting at each COD loading rate	
	using 4 cycles per day	19
3.3	The volume of sample each BOD scale	21
4.1	Effluent BOD of the studied SBR system operated at two	29
	different COD loading rates with and without nutrient	
	supplementation	

LIST OF FIGURES

FIGURE		PAGE
2.1	Pathways of Microbial utilization of hydrocarbons.	7
3.1	Flow diagram of SBR system.	17
3.2	Photograph of the studied SBR system.	18
4.1	Profiles of effluent COD at a COD loading rate of 0.10	
	kg/m ³ d with and without nutrient supplementation.	24
4.2	Profiles of COD removal at a COD loading rate of 0.10	
	kg/m ³ d with and without nutrient supplementation.	24
4.3	Profiles of effluent COD at a COD loading rate of 0.60	
	kg/m ³ d with and without nutrient supplementation.	25
4.4	Profiles of COD removal at a COD loading rate of 0.60	
	kg/m ³ d with and without nutrient supplementation.	26
4.5	Profiles of effluent TOC at a COD loading rate of 0.10	
	kg/m ³ d with and without nutrient supplementation.	27
4.6	TOC removal at a COD loading rate of 0.10 kg/m ³ d with and	
	without nutrient supplementation.	27
4.7	Profiles of effluent TOC at a COD loading rate of 0.60	
	kg/m ³ d with and without nutrient supplementation.	28
4.8	TOC removal at a COD loading rate of 0.60 kg/m ³ d with and	
	without nutrient supplementation.	28
4.9	Profiles of microbial concentration in the SBR operated at a	
	COD loading rate of 0.10 kg/m ³ d with and without nutrient	
	supplementation.	30
4.10	Profiles of microbial concentration in the SBR operated at a	
	COD loading rate of 0.60 kg/m ³ d with and without nutrient	
	supplementation.	30

FIGU	RE	PAGE
4.11	Profiles of effluent SS of the SBR operated at a COD loading	
	rate of 0.10 kg/m ³ d with and without nutrient	
	supplementation.	31
4.12	Profiles of effluent SS of the SBR operated at a COD loading	
	rate of 0.60 kg/m ³ d with and without nutrient	
	supplementation.	32
4.13	Profiles of effluent COD at different COD loading rates with	
	nutrient supplementation.	33
4.14	COD removal at different COD loading rates with nutrient	
	supplementation.	33
4.15	Effect of COD loading rate on TOC removal efficiency of the	
	studied SBR with nutrient supplementation.	34
4.16	Effluent TOC at different COD loading rates with nutrient	
	supplementation.	35
4.17	TOC removal at different COD loading rates with nutrient	
	supplementation.	35
4.18	Effect of COD loading rate on TOC removal efficiency of the	
	SBR system with nutrient supplementation.	36
4.19	Effect of COD loading rate on effluent BOD of the SBR	
	system with nutrient supplementation.	37
4.20	Effect of COD loading rate on BOD removal efficiency of the	
	SBR system with nutrient supplementation.	37
4.21	Effect of COD loading rate on microbial concentration in the	
	SBR system with nutrient supplementation.	38
4.22	Effect of COD loading rate on effluent SS of the studied SBR	
	with nutrient supplementation.	39
4.23	The organic compounds in the dilute biodiesel wastewater	
	before aerobic treatment	40

FIGURE		PAGE
4.24	The organic compounds in the dilute biodiesel wastewater	
	after aerobic treatment.	40