การสกัดแยกทองแดงออกจากสารละลายเจือน้ำโดยใช้เยื่อแผ่นเหลวแบบอิมัลซัน



ศูนย์วิทยทรัพยากร ชาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต ภาควิชาวิศวกรรมเคมี บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย พ.ศ. 2539

ISBN 974-633-900-1

ลิขสิทธิ์ของบัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

EMULSION LIQUID MEMBRANE SEPARATION OF COPPER FROM AQUEOUS SOLUTION

MR. PORNTEP KONGKAPETCHAWAN

ศูนย์วิทยทรัพยากร จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

A THESIS SUBMITTED IN PARTIAL FULFILLMENT OF THE REQUIREMENTS

FOR THE DEGREE OF MASTER OF ENGINEERING

DEPARTMENT OF CHEMICAL ENGINEERING

GRADUATE SCHOOL

CHULALONGKORN UNIVERSITY

1996

ISBN 974-633-900-1

	COPPER FROM AQUEOUS SOLUTION.	ลาง อเกนแร
Ву	Mr. Porntep Kongkapetchawan	3 9
Department	Chemical Engineering	
Thesis advisor	Associate Professor Ura Pancharoen	By The San of
Thesis Co-advisor	Associate Professor Chirakarn Muangnapol	n
Accepted by the	e Graduate School, Chulalongkorn University	, in
Partial Fulfillment of t	he Requirements for the Master's Degree.	
	Dean of Gradua	te School
(Associat	te Professor Santi Thoongsuwan, Ph.D.)	
Thesis Committee		
	Chairman	
(Professo	r Piyasan Praserthdam, Dr.Ing.)	
a	Thesis Advisor	
(Associat	te Professor Ura Pancharoen, D.Eng.Sc.)	
a sa Chi	chain Mynyy Thesis Co-advise	or
	te Professor Chirakarn Muangnapoh, Dr.Ing.)	
Vanapo	m Leepi patpibaan Member	
(Varapor	n Leepipatpiboon, Dr.rer.nat.)	

EMULSION LIQUID MEMBRANE SEPARATION OF

Thesis Title

พิมพ์ต้นฉบับบทคัดย่อวิทยานิพนธ์ภายในกรอบสีเขียวนี้เพียงแผ่นเฉียว



พรเทพ คงคาเพชรวรรณ : การสกัดแยกทองแดงออกจากสารละลายเจือน้ำโดยใช้เยื่อแผ่นเหลวแบบอิมัลชัน (EMULSION LIQUID MEMBRANE SEPARATION OF COPPER FROM AQUEOUS SOLUTION) อาจารย์ที่ปรึกษา : รองศาสตราจารย์ ดร. อุรา ปานเจริญ, อาจารย์ที่ปรึกษาร่วม : รองศาสตราจารย์ ดร. จิรกานต์ เมืองนาโพธิ์, 159 หน้า. ISBN 974-633-900-1

ู้ได้ทำการศึกษาการสกัดสารละลายทองแดงที่ภาวะสมดุลด้วยเคโรซีนที่มีตัวพาประจุบวกกรดไดเอทีลเฮกซิลฟอสฟอริกผสม อยู่ โดยทำการศึกษาที่อุณหภูมิห้องเป็นเวลา 8 ชั่วโมง จากการทดลองดังกล่าวจะได้ค่าคงที่การสกัดที่ภาวะสมดุลเท่ากับ 8.2*10 ื ลูกบาศก์เดชิเมตรต่อโมล และพบว่าทองแดง 1 โมลจะจับกับตัวพาประจุบวก 2 โมล เกิดเป็นสารประกอบเชิงซ้อนในชั้นของเยื่อแผ่น

การศึกษาการสกัดแบบไม่ต่อเนื่องของทองแดงออกจากสารละลายเจือน้ำโดยกระบวนการเยื่อแผ่นเหลวแบบอิมัลชันโดยที่ เยื่อแผ่นเหลวประกอบด้วยสารตัวพาประจุบวกกรดไดเอทีลเฮกชิลฟอสฟอริก และสารลดแรงตึงผิวสแปน80 ซึ่งละลายอยู่ในเคโรซีน ใน วัฏภาคของสารละลายชั้นในใช้กรดไฮโดรคลอริก การทดลองจะทำการปรับค่าต่าง ๆ เพื่อหาภาวะที่เหมาะสมในการสกัดแยกทองแดง ผล การทดลองพบว่าค่าความเป็นกรดเบสที่เหมาะสมในการแยกทองแดง 100 ส่วนในล้านส่วนออกจากสารละลายเจือน้ำคือ ในวัฏภาคสารชั้น นอกอยู่ที่ความเป็นกรดเบสเท่ากับ 3.0 วัฏภาคของเยื่อแผ่นเหลวนั้นประกอบด้วยสารลดแรงตึง ความเข้มข้น 5 เปอร์เซ็นต์(ปริมาตรต่อ ปริมาตร) สารตัวพาประจุบวกความเข้มข้น 10 เปอร์เซ็นต์(ปริมาตรต่อปริมาตร) ละลายอยู่ในเคโรซีน ส่วนความเข้มข้นของสารละลายกรด ไฮโดรคลอริกที่เหมาะสมคือ 1 นอร์มอล การสกัดใช้ความเร็วรอบในการกวนเท่ากับ 400 รอบต่อนาที ภายใต้การสกัดที่ภาวะนี้เมื่อเวลา ผ่านไป 5 นาที พบว่าสามารถสกัดทองแดงออกจากสารตั้งต้นได้มากกว่า 99 เปอร์เซ็นต์ เมื่อสิ้นสุดการสกัดพบว่า ความเข้มข้นของ ทองแดงในวัฏภาคสารชั้นในมากกว่าในวัฏภาคสารชั้นนอก 20 เท่า

นอกจากนี้ได้ทำการทดลองในการสกัดแบบต่อเนื่อง พบว่าสามารถสกัดทองแดงออกจากสารตั้งต้นโดยใช้ภาวะที่เหมาะสมที่ ได้จากการศึกษาแบบไม่ต่อเนื่องได้ และเมื่อลดอัตราการไหลของสารละลายป้อนพบว่าอัตราการสกัดทองแดงเพิ่มขึ้น และสามารถสกัด ทองแดงออกจ่ากสารตั้งต้นได้มากกว่า 90 เปอร์เซ็นต์

> ์ ศูนย์วิทยทรัพยากร ซาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ภาควิชา	วิศวกรรมเคมี
สาขาวิชา	a d
ปีการศึกษา	

ลายมือชื่อนิสิต	amine arraki
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา	m
ลายนื้อพื้ออาจารย์ที่ปรือบาร่ว	wam wom min

🗆 ะ พิดาเจมีอนหน้ายัก มาอุลนพยธ์ภายในกรอบสีเขียวนี้เพื่อมเผ่าหรือ 🤉

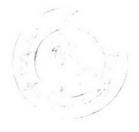
##C616900 : MAJOR CHEMICAL ENGINEERING DEPARTMENT
KEY WORD: EMULSION LIQUID MEMBRANE/ COPPER / COPPER SEPARATION
PORNTEP KONGKAPETCHAWAN : EMULSION LIQUID MEMBRANE
SEPARATION OF COPPER FROM AQUEOUS SOLUTION. THESIS ADVISOR :
ASSOC. PROF. URA PANCHAROEN, D.Eng.Sc. THESIS CO-ADVISOR :
ASSOC. PROF. CHIRAKARN MUANGNAPOH, Dr.Ing. 159 pp. ISBN
974-633-900-1

Equilibrium extraction of copper solution by kerosene in the presence of cation carrier, di(2-ethylhexyl)phosphoric acid (D2EHPA), at room temperature for 8 hours was studied. The extraction equilibrium of copper was found to be 8.20*10-4 dm³/mol. It was found that one mole of copper reacted with two moles of dimeric form of D2EHPA to form a complex in the membrane phase.

Batch extraction of copper from aqueous solution by emulsion liquid membrane (ELM) process was also studied. The membrane phase consisted of the cation carrier D2EHPA and the surfactant Span80 which dissolved in kerosene. The internal aqueous phase was HCl solution. The experiments had been varied to determine the optimum conditions for copper separation. It was found that the optimum pH for the extraction of 100 ppm. of copper in the external phase was 3.0. In the membrane phase, 5%(v/v) Span80 and 10%(v/v) D2EHPA were found satisfactory. External phase optimum concentration of HCl was 1 N. Optimum agitation speed for extraction was 400 rpm. Under these conditions, more than 99% of copper from aqueous solution in external phase were extracted within 5 minutes. At the final extraction, the concentration of copper in the internal phase was twenty folds greater than that of the external phase.

The continuous operation of extraction of copper solution was conducted by using the optimum condition of batch operation. The results of these experiments showed when the volumetric flow rate of feed solution was decreased, the percentages of extraction increased and that more than 90% of copper ions were extracted from feed solution.

		A STANDARD CONTRACTOR OF THE STANDARD CONTRACTOR CONTRA
ภาควิชา	วิศวกรรมเคมี	ลายมือชื่อนิสิต
สาขาวิชา	วิศวกรรมเคมี	ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา
al a	2538	ad ida . Chinel am Abrat



ACKNOWLEDGMENTS

The author would like to express his gratitude and deep appreciation to his advisor, Associate Professor Ura Pancharoen, and his co-advisor, Associate Professor Chirakarn Muangnapoh, for their excellent guidance and assistance towards the completion of this thesis. He is also grateful to Professor Piyasarn Praserthdam, who serves as the chairman.

Special thanks to Dr. Varaporn Leepipatpiboon, for her advice, valuable help during this study, assistance in analyzing the copper concentration and especially her serving as a committee member.

The author wishes to express his appreciation to Miss Maneerat Ungsusriwong for her suggestions concerning the English Grammar in this thesis.

Thanks for financial support provided by the Graduate School and the Department of Chemical Engineering, Faculty of Engineering, Chulalongkorn University.

His sincere thanks are also due to all of his friends in the Department of Chemical Engineering who offered encouragement and assistance during this study.

Most of all, the author would like to express the highest gratitude to his mother and everyone in his family for their encouragement, patience, and financial support throughout this study.



CONTENTS

Page
ABSTRACT IN THAIIV
ABSTRACT IN ENGLISHV
ACKNOWLEDGEMENTVI
CONTENTSVII
LIST OF TABLESIX
LIST OF FIGURESX
NOMEMCLATUREXIV
CHAPTER
I. INTRODU <mark>CTION</mark>
Objectives4
Scope of This Study4
II. LITERATURE REVIEW
General Application8
Bioseparation Application
III. THEORY
Supported Liquid Membrane
Emulsion Liquid Membrane21
IV. EXPERIMENT
Chemical Reagents39
Extraction Equilibrium Experiment41
Batch Operation41
Continuous Operation43
V. RESULTS AND DISCUSSION
Effect of Carrier Concentration48
Effect of Surfactant Concentration55
Effect of Initial Feed Solution Acidity62
Effect of Initial Acid Concentration in
the Internal Phase72

Page
Effect of Emulsion Phase to External Phase Ratio81
Effect of Agitation Speed90
Continuous Operation99
Comparison of Copper Loading Capacity between Solvent
Extraction and Emulsion Liquid Membrane102
Extraction Equilibrium of Copper
VI CONCLUSIONS AND RECOMMENDATIONS
Conclusions110
Recommendations111
REFERENCES112
APPENDIX117
VITA144





LIST OF TABLES

Table		Page
5-1	The remaining copper in the raffinate solution and %extraction	
	when various volumetric flow rate of feed solution	.101
7-1	The optimum condition for extraction of copper from aqueous	
	solution by emulsion liquid membrane process	110

ศูนย์วิทยทรัพยากร จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



LIST OF FIGURES

Figur	e Page
2-1	Mechanism of copper separation with emulsion liquid membrane11
2-2	Schematic Diagram of Two Compartments Vessel for Extraction13
3-1	Schematic representation of the counter-transport mass transfer18
3-2	Schematic Diagram of a Supported Liquid Membrane19
3-3	Schematic countercurrent flow in a hollow fiber cartridge20
3-4	Schematic of an Emulsion Liquid Membrane System22
3-5	Schematic of two facilitated mechanism25
3-6	Schematic of Counter Transport of Solute M2+ by Carrier HR27
3-7	Schematic of Co-Transport of Solute A and B by the Carrier C28
3-8	Schematic representation of water transport
4-1	Schematic diagram of batch operation experimental apparatus42
4-2	Schematic diagram of contonuous operation experimental
	apparatus44
4-3	Schematic Diagram of Two Compartments Vessel for Extraction45
5-1	Effect of carrier concentration on extraction of 100 ppm. copper
	ions by emulsion liquid membrane at 5% Span 8050
5-2	Effect of carrier concentration on extraction of 100 ppm. copper
	ions by emulsion liquid membrane at 7% Span 8051
5-3	Concentration of copper in the internal phase during extraction
	of copper at various carrier concentration52
5-4	Initial rate on extraction of 100 ppm.copper ions by emulsion liquid
	membrane at various carrier concentration (at first 5 minutes
	interval.)53
5-5	Effect of carrier concentration on % swelling on extraction of 100
	ppm. copper by emulsion liquid membrane54
5-6	Effect of surfactant concentration on extraction of 100 ppm.
	conner ions by emulsion liquid membrane at 10% D2EHPA 57

Figure	Page
5-7	Effect of surfactant concentration on extraction of 100 ppm.
	copper ions by emulsion liquid membrane at 10% D2EHPA58
5-8	Concentration of copper in the internal phase during extraction
	of copper at various surfactant concentration59
5-9	Initial rate on extraction of 100 ppm.copper ions by emulsion
	liquid membrane at various surfactant concentration (at first 5
	minutes interval.)60
5-10	Effect of surfactant concentration on % swelling on extraction
	of 100 ppm. copper by emulsion liquid membrane61
5-11	Effect of pH of feed solution on extraction of 100 ppm. copper
	ions by emulsion liquid membrane at 10% D2EHPA and
	5% Span 8065
5-12	Effect of pH of feed solution on extraction of 100 ppm. copper
	ions by emulsion liquid membrane at 7% D2EHPA and
	5% Span 80
5-13	Effect of pH of feed solution on extraction of 100 ppm. copper
	ions by emulsion liquid membrane at 7% D2EHPA and
	7% Span 8067
5-14	Effect of pH of feed solution on extraction of 100 ppm. copper
	ions by emulsion liquid membrane at 10% D2EHPA and
	7% Span 8068
5-15	Concentration of copper in the internal phase during extraction
	of copper at various pH of feed solution69
5-16	Initial rate on extraction of 100 ppm.copper ions by emulsion
	liquid membrane at various pH of feed solution (at first
	5 minutes interval.)70
5-17	Effect of pH of feed solution on % swelling on extraction of
	100 ppm. copper by emulsion liquid membrane71
5-18	Effect of internal phase concentration on extraction of 100 ppm.
	copper ions by emulsion liquid membrane at 10% D2EHPA and
	5% Span 8074

Figure	e
5-19	Effect of internal phase concentration on extraction of 100 ppm.
	copper ions by emulsion liquid membrane at 7% D2EHPA and
	5% Span 8075
5-20	Effect of internal phase concentration on extraction of 100 ppm.
	copper ions by emulsion liquid membrane at 7% D2EHPA and
	7% Span 8076
5-21	Effect of internal phase concentration on extraction of 100 ppm.
	copper ions by emulsion liquid membrane at 10% D2EHPA and
	7% Span 8077
5-22	Concentration of copper in the internal phase during extraction
	of copper at various internal phase concentration78
5-23	Initial rate on extraction of 100 ppm.copper ions by emulsion
	liquid membrane at various internal phase concentration (at
	first 5 minutes interval.)79
5-24	Effect of internal phase concentration on % swelling on extraction
	of 100 ppm. copper by emulsion liquid membrane80
5-25	Effect of ratio of emulsion phase to feed solution on extraction of
	100 ppm.copper ions by emulsion liquid membrane at 10%
	D2EHPA and 5% Span 8083
5-26	Effect of ratio of emulsion phase to feed solution on extraction of
	100 ppm.copper ions by emulsion liquid membrane at 7%
	D2EHPA and 5% Span 8084
5-27	Effect of ratio of emulsion phase to feed solution on extraction of
	100 ppm.copper ions by emulsion liquid membrane at 7%
	D2EHPA and 7% Span 8085
5-28	Effect of ratio of emulsion phase to feed solution on extraction of
	100 ppm.copper ions by emulsion liquid membrane at 10%
	D2EHPA and 7% Span 8086
5-29	Concentration of copper in the internal phase during extraction
	of copper at various ratio of emulsion phase to feed solution87

Figure	Page
5-30	Initial rate on extraction of 100 ppm.copper ions by emulsion
	liquid membrane at various ratio of emulsion phase to feed
	solution (at first 5 minutes interval.)88
5-31	Effect of internal phase concentration on % swelling on extraction
	of 100 ppm. copper by emulsion liquid membrane89
5-32	Effect of speed of agitator on extraction of 100 ppm.copper ions by
	emulsion liquid membrane at 10% D2EHPA and 5% Span 8092
5-33	Effect of speed of agitator on extraction of 100 ppm.copper ions by
	emulsion liquid membrane at 7% D2EHPA and 5% Span 8093
5-34	Effect of speed of agitator on extraction of 100 ppm.copper ions by
	emulsion liquid membrane at 7% D2EHPA and 7% Span 8094
5-35	Effect of speed of agitator on extraction of 100 ppm.copper ions by
	emulsion liquid membrane at 10% D2EHPA and 5% Span 8095
5-36	Concentration of copper in the internal phase during
	extraction of copper at various speed of agitator96
5-37	Initial rate on extraction of 100 ppm.copper ions by emulsion
	liquid membrane at various speed of agitator (at first
	5 minutes interval.)97
5-38	Effect of internal phase concentration on % swelling on
	extraction of 100 ppm. copper by emulsion liquid membrane98
5-39	The remaining copper in the raffinate phase at various
	volumetric flow rate of feed solution
5-40	Copper extraction in each consecutive stage using solvent
	extraction and emulsion liquid membrane
5-41	Log of Distribution Coefficient of Cu2+ vsLog [H+] _{eq} 107
5-42	Distribution Coefficient of Cu ²⁺ vs. [H ⁺] _{eq} 107
5-43	$\label{eq:log_problem} \text{Log } [D^+][H^+]_{eq} \text{ vs. } \text{Log } [(HR)_2]_{eq} \text{ of Copper.} \\ \qquad $
5-44	[D ⁺][H ⁺] _{eq} vs. [(HR) ₂] _{eq} of Copper
5-45	K _{ex} of Copper vs. [(HR) ₂] _{eq}

NOMENCLATURES

K_{ex}	extraction equilibrium constant (dm3/mol)
D+	distribution coefficient of copper ion in the cationic form
$[Cu^{2^+}]_i$	copper ion concentration at initial state (mol/dm3)
[Cu ²⁺] _{eq}	copper ion concentration in aqueous phase (mol/dm3)
[CuR(HR) _{2m}	copper/carrier concentration in aqueous phase
(mol/dm^3)	
[H ⁺]	hydrogen ion concentration in aqueous phase (mol/dm3)
$\overline{[Cu^{2+}]}$	copper ion concentration in membrane phase (mol/dm3)
CuR(HR) _{2m}	carrier concentration in membrane phase
(mol/dm^3)	
$\overline{(HR)}_2$	dimer of carrier molecule in the membrane phase
m	stoichiometric coefficient
$[C]_i$	copper concentration in the external phase (ppm.)
[C] _o	initial copper concentration in the external phase (ppm.)