

การสกัดนิกเกิลออกจากกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์โดยใช้แอมคทีเรีย

นางสาว ธนียา เหนี้ยมวิจาวัฒน์



สถาบันวิทยบริการ

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิทยาศาสตรมหาบัณฑิต

สาขาวิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม ภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม

บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ปีการศึกษา 2541

ISBN 974-639-951-9

ลิขสิทธิ์ของบัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

BACTERIAL LEACHING OF NICKEL FROM NICKEL HYDROXIDE SLUDGE



Miss Thaneeya Ngeimvijawat

สถาบันวิทยบริการ
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements
for the Degree of Master of Engineering in Environmental Engineering

Department of Environmental Engineering

Graduate School

Chulalongkorn University

Academic Year 1998

ISBN 974-639-951-9

หัวข้อวิทยานิพนธ์ การสกัดนิกเกิลออกจากกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์โดยใช้
 แบบคทีเรีย

โดย ธนินยา เหนี่ยงมิจาวัด

ภาควิชา วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม

อาจารย์ที่ปรึกษา รองศาสตราจารย์ ดร. เพ็ชรพร เชาวกิจเจริญ

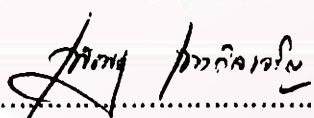
อาจารย์ที่ปรึกษา(ร่วม) ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. ไพทิพย์ อธิเวชญาน

บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย อนุมัติวิทยานิพนธ์ฉบับนี้เป็นส่วนหนึ่ง
 ของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิทยาศาสตรบัณฑิต

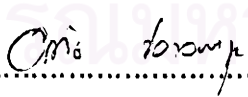

 คนบดีบัณฑิตวิทยาลัย
 (ศาสตราจารย์ นายแพทย์ สุภวัฒน์ ชุตินวงศ์)

คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์


 ประธานกรรมการ
 (รองศาสตราจารย์ ดร. มั่นสิน ตันตุลเวชม์)


 อาจารย์ที่ปรึกษา
 (รองศาสตราจารย์ ดร. เพ็ชรพร เชาวกิจเจริญ)


 อาจารย์ที่ปรึกษา(ร่วม)
 (ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. ไพทิพย์ อธิเวชญาน)


 กรรมการ
 (ผู้ช่วยศาสตราจารย์ อรทัย ชวาลภาฤทธิ์)

ธनिया เจริญวิภาวีผล : การสกัดนิกเกิลออกจากกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์โดยใช้แบคทีเรีย (BACTERIAL LEACHING OF NICKEL FROM NICKEL HYDROXIDE SLUDGE)
อ. ที่ปรึกษา : รศ. ดร. เพ็ชรพร เขาวงกตเจริญ, อ. ที่ปรึกษาร่วม : ผศ. ดร. ไพฑูริย์ อีร์เวชญาน, 146 หน้า.
ISBN 974-639-951-9

กากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์ที่ใช้ในงานวิจัยนี้ นำมาจากลานตากตะกอนของระบบบำบัดน้ำเสียทางเคมีของโรงงานชุบเคลือบโลหะ ซึ่งมีความเข้มข้นนิกเกิลประมาณ 43% และมีค่าพีเอชประมาณ 8

งานวิจัยนี้มี 2 ส่วน ซึ่งทำการทดลองทั้งในระบบขวดเขย่าและคอลัมน์ ดังนี้ ส่วนที่ 1 ศึกษาการลิกซ์นิกเกิลออกจากกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์โดยการตรึงเซลล์ฟิวริก ผลการทดลองในระบบขวดเขย่าคือ เมื่อเติมกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์ลงในสารละลายกรดซัลฟิวริกที่แปรความเข้มข้น 0.01 0.05 0.1 0.15 0.5 1 และ 5 นอร์มัล ให้มีปริมาณนิกเกิลอิสระ 10 กรัมต่อลิตร พบว่าสารละลายกรดซัลฟิวริกเข้มข้น 5 1 และ 0.5 นอร์มัล สามารถลิกซ์นิกเกิลได้ 100% ภายในเวลา 24 48 และ 84 ชั่วโมง ตามลำดับ ซึ่งปริมาณการลิกซ์นิกเกิลโดยสารละลายกรดซัลฟิวริกเข้มข้น 0.5 นอร์มัล มีค่า 1.06 กรัมกรดซัลฟิวริก/กรัมกากตะกอน สำหรับการทดลองในคอลัมน์ขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง 5 เซนติเมตร สูง 50 เซนติเมตร ที่บรรจุกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์ 500 กรัม และใช้สารละลายกรดซัลฟิวริกเข้มข้น 1 นอร์มัล ไหลผ่านด้วยอัตราการไหล 15 มล./ตร.ซม.-ซม. พบว่า สามารถลิกซ์นิกเกิลได้ 13.56% ภายใน 3.5 ชั่วโมง

ส่วนที่ 2 ศึกษาการลิกซ์นิกเกิลออกจากกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์โดยใช้เชื้อ *Thiobacillus ferrooxidans* และ *Thiobacillus thiooxidans* ทำการทดลองในระบบขวดเขย่าโดยเติมกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์ลงในสารอาหารผสมเชื้อแบคทีเรียที่แตกต่างกัน ให้มีปริมาณนิกเกิลอิสระ 10 กรัมต่อลิตร พบว่า เชื้อแบคทีเรียที่ผ่านการปรับสภาพแล้ว ทั้งสองชนิดสามารถลิกซ์นิกเกิลได้ 47% ซึ่งเป็นประสิทธิภาพที่ใกล้เคียงกับการลิกซ์ด้วยสารละลายกรดซัลฟิวริกเข้มข้น 0.15 นอร์มัล การลิกซ์นิกเกิลโดยเชื้อแบคทีเรียที่ผ่านการปรับสภาพแล้วจะมีประสิทธิภาพสูงกว่าการลิกซ์โดยใช้เชื้อแบคทีเรียที่ไม่ผ่านการปรับสภาพ และการลิกซ์นิกเกิลด้วยสารอาหารเพียงอย่างเดียวจะมีประสิทธิภาพต่ำสุด สำหรับการลิกซ์นิกเกิลออกจากกากตะกอนในคอลัมน์โดยใช้เชื้อแบคทีเรียจะใช้เชื้อ *T. ferrooxidans* และ *T. thiooxidans* ที่ผ่านการปรับสภาพในสารอาหาร 9K medium และสารอาหาร thiomedium ตามลำดับ สภาวะที่เหมาะสมสำหรับการลิกซ์โดยใช้เชื้อ *T. ferrooxidans* หาได้จากกราฟแปรค่าอัตราการไหลที่ 5 10 15 และ 20 มล./ตร.ซม.-ซม. ปริมาณเชื้อเริ่มต้น 10% และ 20%(v/v) ปริมาณเหล็กเฟอร์ไรต์ 4 10 20 30 40 และ 50 กรัม/ลิตร และปริมาณกากตะกอน 250 และ 500 กรัม ผลการทดลองพบว่าสภาวะที่เหมาะสม คือ การใช้สารอาหาร 9K medium ผสมเชื้อ *T. ferrooxidans* 20%(v/v) ปริมาตร 1 ลิตร ไหลผ่านกากตะกอน 250 กรัม ที่บรรจุในคอลัมน์ ด้วยอัตราการไหล 15 มล./ตร.ซม.-ซม. ปริมาณเหล็กเฟอร์ไรต์ 30 กรัม/ลิตร และควบคุมพีเอชของสารละลาย 2.5-3.0 ซึ่งวันที่ 150 ของการทดลอง สามารถลิกซ์นิกเกิลออกจากกากตะกอนได้ 32.90% สำหรับการลิกซ์นิกเกิลโดยสารอาหาร thiomedium ผสมเชื้อ *T. thiooxidans* 20%(v/v) ปริมาตร 1 ลิตร ไหลผ่านคอลัมน์ซึ่งบรรจุกากตะกอน 250 กรัม ที่ผสมผงซัลเฟอร์ 0.2 กรัม/กรัมกากตะกอน ที่อัตราการไหล 15 มล./ตร.ซม.-ซม. และควบคุมพีเอชของสารละลาย 1.5-2.0 พบว่า สามารถลิกซ์นิกเกิลได้ 37.92% ภายใน 150 วัน

สำหรับการลิกซ์นิกเกิลออกจากกากตะกอนในระบบขวดเขย่า พบว่า การใช้กรดซัลฟิวริก การใช้เชื้อ *T. ferrooxidans* และการใช้เชื้อ *T. thiooxidans* มีค่าใช้จ่าย 19 99 และ 160 บาท/กิโลกรัมกากตะกอน ตามลำดับ นั่นคือเชื้อ *T. ferrooxidans* และ *T. thiooxidans* มีค่าใช้จ่ายสูงกว่าการลิกซ์ด้วยกรดซัลฟิวริก 5 และ 8 เท่า ตามลำดับ สำหรับการลิกซ์นิกเกิลออกจากกากตะกอนในคอลัมน์ พบว่า การใช้กรดซัลฟิวริก การใช้เชื้อ *T. ferrooxidans* และการใช้เชื้อ *T. thiooxidans* มีค่าใช้จ่าย 97 174 และ 163 บาท/กิโลกรัมกากตะกอน ตามลำดับ นั่นคือเชื้อ *T. ferrooxidans* และ *T. thiooxidans* มีค่าใช้จ่ายสูงกว่าการลิกซ์ด้วยกรดซัลฟิวริกประมาณ 2 เท่า

ภาควิชา วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม
สาขาวิชา วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม
ปีการศึกษา 2541

ลายมือชื่อนิสิต ธัญญา เจริญวิภาวีผล
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา ไพฑูริย์ อีร์เวชญาน
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษาร่วม ไพฑูริย์ อีร์เวชญาน

3970670621 MAJOR ENVIRONMENTAL ENGINEERING

KEY WORD: BACTERIAL LEACHING / *Thiobacillus ferrooxidans* / *Thiobacillus thiooxidans* / NICKEL HYDROXIDE SLUDGE / SULFURIC ACID / CHEMICAL LEACHING

THANEeya NGEIMVIJAWAT : BACTERIAL LEACHING OF NICKEL FROM NICKEL HYDROXIDE SLUDGE. THESIS ADVISOR : ASSO. PROF. PETCHPORN CHAWAKITCHAREON, Ph.D. THESIS CO-ADVISOR : ASSIST. PROF. PAITIP THIRAVETYAN, Ph.D. 146 pp. ISBN 974-639-951-9

Nickel hydroxide sludge samples used in this research were obtained from a sand dning bed of chemical wastewater treatment plant for a nickel eletroplating process containing 43% nickel. Its pH was around 8.

This research consist of two parts which in both of shake flask and column. The first part of this research is to study the leaching efficiency of nickel hydroxide sludge by sulfuric acid. The experment in shake flask was carried out using nickel hydroxide sludge which containing nickel ion at 10 g/L by varying the concentration sulfuric acid at 0.01, 0.05, 0.1, 0.15, 0.5, 1 and 5N. The result indicated that the concentration of sulfuric acid at 5, 1 and 0.5N can achieve 100% leaching efficiency within 24, 48 and 84 hours respectively. The concentration of sulfuric acid at 0.5 N can consume 1.06 g.H₂SO₄ per g. sludge. The experiment in column was carried out using 500 g. of nickel hydroxide sludge in a column 5 cm. in diameter with 50 cm. height by using 1N H₂SO₄ at flow rate of 15 ml/cm²-hr. It can leach nickel at 13.56% within 3.5 hours.

The other part of this research is bacterial leaching of nickel from nickel hydroxide sludge by *Thiobacillus ferrooxidans* and *Thiobacillus thiooxidans*. The experiment in shake flask was carried out using nickel hydroxide sludge which containing 10 g/L of nickel ion in different culture with bacteria. The adapted strain of both types of *Thiobacillus spp.* have 47% efficiency in leaching nickel which cooresponds to the sulfuric acid concentration of 0.15N and is higher than for nonadapted bacteria and the sterile control, respectively. The experiment in column was carried out nickel hydroxide sludge in the same size of column as the first experment using an adapted strain of *T.ferrooxidans* and *T.thiooxidans* in 9K medium and thiomedium, respectively. The optimum condition for *T.ferrooxidans* was obtained by varying flow rate at 5, 10, 15 and 20 ml/cm²-hr, the inoculum amount of *T.ferrooxidans* at 10% and 20%(v/v); ferrous iron in 9K medium at 4, 10, 20, 30, 40 and 50 g/L; and quantity of sludge at 250 and 500 g. per column. The result indicated that the optimum condition were at a flow rate of 15 ml/cm²-hr, with 20%(v/v) innoculum and the concentration of ferrous iron at 30 g/L, under which *T.ferrooxidans* can leach nickel from nickel hydroxide sludge 250 g. per column at 32.90% whithin 150 days. The controlled pH of the aforementation step is between 2.5-3.0. The efficiency of nickel leaching from the sludge mixed with sulfur 0.2 g/g. sludge packed in column with *T.thiooxidans* was higher, with 37.92% leaching whithin 150 days at a flow rate of 15 ml/cm²-hr, with 20%(v/v) innoculum, 250 g. sludge per column and a controlled pH of 1.5-2.0 at the column inlet.

The cost of bacterial leaching which in both of shake flask and column was found to be lower in chemical leaching by sulfuric acid. The cost of leaching nickel from nickel hydroxide sludge by sulfuric acid, *T.ferrooxidans* and *T.thiooxidans*. which in shake flask experment were 19, 99 and 160 baht per kg. of sludge, respectively and which in column experment were 97, 174 and 163 baht per kg. of sludge, respectively.

ภาควิชา.....วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม.....
สาขาวิชา.....วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม.....
ปีการศึกษา 2541.....

ลายมือชื่อนิสิต.....
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา.....
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษาร่วม.....



กิตติกรรมประกาศ

ผู้วิจัยขอกราบขอบพระคุณ รศ.ดร.เพชรพร เขาวกิจเจริญ และ ผศ.ดร. ไพฑิพย์ ชีรเวชญาณ อาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์ ที่กรุณาตลอดเวลาให้คำปรึกษาในการดำเนินงานวิจัย ตลอดจนให้คำแนะนำและแนวทางอันเป็นประโยชน์ทำให้งานวิจัยนี้สำเร็จได้

ขอขอบพระคุณ คุณจันทวรรณ ตันเจริญ คุณวรรณธนา วงษ์สุด คุณอนันต์ วีระณรงค์ และเจ้าหน้าที่ประจำภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ที่กรุณาให้คำแนะนำและอำนวยความสะดวกในการใช้อุปกรณ์และเครื่องมือวิจัยต่างๆ

ขอขอบพระคุณ คุณมานพ ดิยะรัตนสมโภชน์ และเจ้าหน้าที่ประจำศูนย์เครื่องมือวิจัย วิทยาศาสตร์และเทคโนโลยี จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ที่กรุณาให้ความรู้เกี่ยวกับเครื่องมือวิจัยต่างๆ

ขอขอบพระคุณ คุณขวัญเรือน หลีสิน และคุณทองบรอนซ์ หอมทอง ที่กรุณาให้คำแนะนำที่เป็นประโยชน์ต่องานวิจัย

นอกจากนี้ผู้วิจัยขอขอบพระคุณ มุลินธิ ชิน โสภณพิช และ บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ที่สนับสนุนทุนวิจัย

ผู้วิจัยระลึกถึงเสมอว่า ความสำเร็จของงานวิจัยนี้เป็นผลสืบเนื่องมาจากความกรุณาของทุกท่านดังกล่าวข้างต้น จึงใคร่ขอขอบพระคุณอย่างสูงไว้ ณ โอกาสนี้

สถาบันวิทยบริการ
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

สารบัญเรื่อง

	หน้า
บทคัดย่อภาษาไทย.....	ง
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ.....	จ
กิตติกรรมประกาศ.....	ฉ
สารบัญเรื่อง.....	ช
สารบัญตาราง.....	ญ
สารบัญรูป.....	ณ
บทที่	
1. บทนำ.....	1
1.1 วัตถุประสงค์.....	2
1.2 ขอบเขตการวิจัย.....	2
1.3 ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับ.....	3
2. ทบทวนเอกสาร.....	4
2.1 นิกเกิดและบทบาทในอุตสาหกรรมชุบโลหะ	4
2.2 กระบวนการ Bacterial leaching.....	5
2.3 จุลินทรีย์ที่เกี่ยวข้องกับกระบวนการ Bacterial leaching.....	6
2.4 กลไกการเกิดกระบวนการ Bacterial leaching	11
2.5 ปัจจัยพื้นฐานที่มีอิทธิพลต่อกระบวนการ Bacterial leaching.....	14
2.6 ผลการศึกษาที่ผ่านมา.....	24
3. แผนการดำเนินงานวิจัย.....	31
3.1 แผนการวิจัย.....	31
3.2 กากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์ที่ใช้ในการทดลอง.....	31
3.3 แบคทีเรียและสารอาหาร.....	32
3.3.1 แบคทีเรียที่ใช้ในการทดลอง.....	32
3.3.2 สารอาหาร 9K medium	32
3.3.3 สารอาหาร thiomedium	33

	หน้า
3.4 ขั้นตอนการวิจัย.....	34
3.4.1 การวิเคราะห์ค่าพีเอชเริ่มต้นของกากตะกอน.....	34
3.4.2 การวิเคราะห์ปริมาณนิกเกิลเริ่มต้นในกากตะกอน.....	34
3.4.3 กระบวนการlixingนิกเกิลโดยกรดซัลฟิวริกในระบบขวดเขย่า.....	35
3.4.4 กระบวนการlixingนิกเกิลโดยกรดซัลฟิวริกในคอลัมน์.....	35
3.4.5 การเพาะเลี้ยง <i>T. ferrooxidans</i> ในสารอาหาร 9K medium.....	37
3.4.6 การเพาะเลี้ยง <i>T. thiooxidans</i> ในสารอาหาร thiomedium.....	37
3.4.7 การปรับสภาพแบคทีเรียให้เคยชินกับกากตะกอน.....	37
3.4.8 กระบวนการlixingนิกเกิลในระบบขวดเขย่าโดยแบคทีเรีย ที่ผ่านและไม่ผ่านการปรับสภาพ.....	38
3.4.9 กระบวนการlixingนิกเกิลในคอลัมน์ โดยแบคทีเรียที่ผ่านการปรับสภาพ..	38
3.5 การเก็บตัวอย่างและวิเคราะห์ผล.....	41
3.5.1 วิธีวิเคราะห์ปริมาณแบคทีเรีย.....	41
3.5.2 วิธีวิเคราะห์ปริมาณเหล็กเฟอร์รัส.....	43
3.5.3 วิธีวิเคราะห์ปริมาณนิกเกิล.....	44
4. ผลการทดลองและวิจารณ์.....	46
4.1 ค่าพีเอชเริ่มต้นและปริมาณนิกเกิลในกากตะกอน.....	46
4.2 ผลการlixingนิกเกิลโดยกรดซัลฟิวริก.....	47
4.2.1 ผลการlixingนิกเกิลโดยกรดซัลฟิวริกในระบบขวดเขย่า.....	47
4.2.2 ผลการlixingนิกเกิลโดยกรดซัลฟิวริกในคอลัมน์.....	48
4.3 ผลการเพาะเลี้ยงเชื้อแบคทีเรีย.....	50
4.3.1 ผลการเพาะเลี้ยง <i>T. ferrooxidans</i> ในสารอาหาร 9K medium.....	50
4.3.2 ผลการเพาะเลี้ยง <i>T. thiooxidans</i> ในสารอาหาร thiomedium.....	51
4.4 ผลการlixingนิกเกิลโดยแบคทีเรียในระบบขวดเขย่า.....	55
4.4.1 ผลการปรับสภาพ <i>T. ferrooxidans</i> ให้เคยชินกับกากตะกอน.....	55
4.4.2 ผลการปรับสภาพ <i>T. thiooxidans</i> ให้เคยชินกับกากตะกอน.....	59
4.4.3 เปรียบเทียบประสิทธิภาพการlixingนิกเกิลโดย <i>T. ferrooxidans</i> และ <i>T. thiooxidans</i> ที่ผ่านและไม่ผ่านการปรับสภาพ.....	61

	หน้า
4.5 ผลการลิวซิงนิกเกิดในคอสม์น โดยแบคทีเรียที่ผ่านการปรับสภาพ.....	67
4.5.1 สภาวะที่เหมาะสมสำหรับกระบวนการลิวซิงนิกเกิดโดย <i>T. ferrooxidans</i>	67
4.5.2 ผลจากการเติมผงซัลเฟอร์ลงในกากตะกอนที่มีต่อกระบวนการ ลิวซิงนิกเกิดโดย <i>T. thiooxidans</i>	80
4.5.3 เปรียบเทียบประสิทธิภาพการลิวซิงนิกเกิดโดย <i>T. ferrooxidans</i> และ <i>T. thiooxidans</i>	82
4.6 เปรียบเทียบค่าใช้จ่ายในการลิวซิงนิกเกิดโดยกรดซัลฟิวริกและแบคทีเรีย.....	85
5. สรุปผลการทดลอง.....	88
5.1 การลิวซิงนิกเกิดโดยกรดซัลฟิวริก.....	88
5.2 การลิวซิงนิกเกิดโดยแบคทีเรียในระบบขวดเขย่า.....	88
5.3 การลิวซิงนิกเกิดโดยแบคทีเรียในระบบคอสม์น.....	89
5.4 เปรียบเทียบค่าใช้จ่ายในการลิวซิงนิกโดยกรดซัลฟิวริกและแบคทีเรีย.....	90
6 ข้อเสนอแนะ.....	91
รายการอ้างอิง.....	92
ภาคผนวก ก. ผลการทดลอง.....	99
ภาคผนวก ข. ตัวอย่างการคำนวณ.....	139
ภาคผนวก ค. การคำนวณค่าใช้จ่ายสำหรับกระบวนการลิวซิงนิกโดยกรดซัลฟิวริกและแบคทีเรีย...	141
ประวัติผู้เขียน	

สถาบันวิทยบริการ
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

สารบัญตาราง

	หน้า
ตารางที่ 2.1	คุณสมบัติทางฟิสิกส์และคุณสมบัติเชิงกลของโลหะหนักนิกเกิล..... 4
ตารางที่ 2.2	ค่าพีเอชและการตกตะกอนของเกลือเฟอร์ริกในกระบวนการลิซซิง โดยเชื้อ <i>T. ferrooxidans</i> WU-66 B..... 18
ตารางที่ 2.3	ความเข้มข้นต่ำสุดของโลหะหนักที่ยับยั้งการเจริญของ เชื้อ <i>T. ferrooxidans</i> 23
ตารางที่ 2.4	ประสิทธิภาพการลิซซิงโลหะหนักใน CSTR และ CSTRWR..... 25
ตารางที่ 2.5	การสกัดทองแดงออกจากแร่โคเวลต์ และแร่คาลโคไพไรต์..... 25
ตารางที่ 2.6	ผลการทดลองในถังปฏิกรณ์แบบที่ละเท เมื่อระยะเวลาเก็บกัก 10 วัน..... 28
ตารางที่ 3.1	การทดลองการลิซซิงนิกเกิลในคอลัมน์โดยแบคทีเรียที่ผ่านการปรับสภาพ..... 39
ตารางที่ 3.2	ค่าพารามิเตอร์ที่ต้องวิเคราะห์ผล..... 41
ตารางที่ 3.3	สภาวะที่ใช้ในการวิเคราะห์ธาตุนิกเกิลในสารละลายด้วยการวัดค่า ความดูดกลืนแสงโดยเครื่องสเปกโตรโฟโตมิเตอร์ชนิดเปลวไฟ..... 45
ตารางที่ 4.1	ค่าพีเอชเริ่มต้นและปริมาณนิกเกิลในกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์..... 47
ตารางที่ 4.2	ปริมาณเชื้อ <i>T. ferrooxidans</i> ที่กระจายตัวอยู่ในกากตะกอน ที่ผ่านกระบวนการลิซซิงนิกเกิลในคอลัมน์..... 71
ตารางที่ 4.3	ค่าใช้จ่ายสำหรับการลิซซิงนิกเกิลออกจากกากตะกอน โดยใช้กรดซัลฟิวริก ทั้งในระบบขวดเขย่าและคอลัมน์..... 85
ตารางที่ 4.4	เปรียบเทียบค่าใช้จ่ายในการลิซซิงนิกเกิลออกจากกากตะกอน นิกเกิลไฮดรอกไซด์โดยใช้กรดซัลฟิวริกและแบคทีเรีย..... 86
ตารางที่ ผ-1	พีเอชของการเจือจางกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์ด้วยน้ำกลั่น..... 99
ตารางที่ ผ-2	การลิซซิงนิกเกิลออกจากกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์โดย สารละลายกรดซัลฟิวริกความเข้มข้นต่างๆ ในระบบขวดเขย่า 100
ตารางที่ ผ-3	การเปลี่ยนแปลงของพารามิเตอร์ต่างๆในสารละลายที่เพาะเลี้ยง เชื้อ <i>T. ferrooxidans</i> และเชื้อ <i>T. thiooxidans</i> ในระบบขวดเขย่า..... 101
ตารางที่ ผ-4	การเปลี่ยนแปลงของพารามิเตอร์ต่างๆในสารละลายของการปรับสภาพ เชื้อ <i>T. ferrooxidans</i> และเชื้อ <i>T. thiooxidans</i> ในระบบขวดเขย่า เมื่อเติม กากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์ที่มีความเข้มข้นนิกเกิล 1 กรัมต่อลิตร..... 102

ตารางที่ ผ-16	ค่าไออาร์พี(mV.)ของสารละลายในกระบวนการลิขซิงนิกเกิดในคอลลัมน์ โดยแบบคทีเรีย.....	117
ตารางที่ ผ-17	ปริมาณโปรตีน(มิลลิกรัม/ลิตร)ในสารละลายจาก การลิขซิงนิกเกิดในคอลลัมน์โดยใช้แบบคทีเรีย.....	119
ตารางที่ ผ-18	ปริมาณเหล็กเฟอร์รัส(มิลลิกรัม/ลิตร)ที่คงเหลืออยู่ในสารละลาย จากการลิขซิงนิกเกิดในคอลลัมน์โดยใช้แบบคทีเรีย.....	123
ตารางที่ ผ-19	เปอร์เซนต์เหล็กเฟอร์รัสที่คงเหลืออยู่ในสารละลายจากการลิขซิง นิกเกิดในคอลลัมน์โดยใช้แบบคทีเรีย.....	126
ตารางที่ ผ-20	ปริมาณนิกเกิล(มิลลิกรัม/ลิตร)ที่ถูกลิขซิงออกจาก กากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์ในคอลลัมน์.....	129
ตารางที่ ผ-21	การลิขซิงนิกเกิล(%)ออกจากกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์ในคอลลัมน์.....	133
ตารางที่ ผ-22	ผลการวิเคราะห์ปริมาณเชื้อ <i>T. ferrooxidans</i> โดยการวัดปริมาณโปรตีน และการนับจำนวนเซลล์ที่เจริญบนอาหารแข็ง FeTSB.....	138
ตารางที่ ผ-23	ตัวอย่างการคำนวณหาปริมาณโปรตีนในสารละลาย.....	139
ตารางที่ ผ-24	ตัวอย่างการคำนวณหาปริมาณเหล็กเฟอร์รัสที่คงเหลืออยู่ในสารละลาย.....	140
ตารางที่ ผ-25	ตัวอย่างการคำนวณหาปริมาณนิกเกิลที่ถูกลิขซิงออกจากกากตะกอน.....	140
ตารางที่ ผ-26	ราคาสารเคมีที่ใช้คำนวณค่าใช้จ่ายสำหรับกระบวนการลิขซิงนิกเกิล โดยกรดซัลฟิวริกและแบบคทีเรีย.....	141
ตารางที่ ผ-27	การคำนวณค่าใช้จ่ายสำหรับกระบวนการลิขซิงนิกเกิลโดยกรดซัลฟิวริก ทั้งในระบบขวดเซย่าและคอลลัมน์.....	142
ตารางที่ ผ-28	การคำนวณค่าใช้จ่ายสำหรับกระบวนการลิขซิงนิกเกิลโดยแบบคทีเรีย ในระบบขวดเซย่า.....	143
ตารางที่ ผ-29	การคำนวณค่าใช้จ่ายสำหรับการลิขซิงนิกเกิลโดยแบบคทีเรียในคอลลัมน์.....	144
ตารางที่ ผ-30	ค่าใช้จ่ายสำหรับการให้บริการศูนย์กำจัดกากอุตสาหกรรมแถมค่า.....	145

สารบัญรูป

	หน้า
รูปที่ 2.1 การออกซิไดส์เฟอร์รัสไอออนโดย <i>T. ferrooxidans</i>	7
รูปที่ 2.2 ปฏิริยาการออกซิเดชันสารประกอบซัลเฟอร์โดยแบคทีเรียกลุ่ม Thiobacillus.....	9
รูปที่ 2.3 การเปลี่ยนแปลงของค่าพีเอชและค่าไออาร์พีในกระบวนการลิซซิงโดย เชื้อแบคทีเรีย <i>T. ferrooxidans</i>	17
รูปที่ 2.4 ผลจากความเข้มข้นของเหล็กเฟอร์รัสไอออนในการสกัดแร่ยูเรเนียมโดย ใช้แบคทีเรียที่อุณหภูมิ 35 องศาเซลเซียส และ 5% pulp density.....	19
รูปที่ 2.5 วัฏจักรซัลเฟอร์ในธรรมชาติ.....	20
รูปที่ 2.6 ความเข้มข้นของแมงกานีสที่สกัดได้เมื่อแปรค่าความเข้มข้นของซัลเฟอร์ต่างๆกัน...	21
รูปที่ 2.7 ความเข้มข้นของทองแดงที่ถูกสกัดเมื่อขนาดอนุภาคกากตะกอนต่างกัน.....	22
รูปที่ 2.8 ปริมาณ Fe^{2+} P_2O_5 และ SO_4^{2-} (กรัม/ลิตร) เมื่อ Pyritiferous : Phosphate rock เท่ากับ 1 : 1	26
รูปที่ 2.9 กราฟแสดงอัตราเร็วของปฏิริยาการสกัดสังกะสีเมื่อเกิดปฏิริยาแบบ Direct method และ Indirect method.....	27
รูปที่ 2.10 ปริมาณทองแดงที่ละลายออกมาเมื่อมีการเติม Xanthate floatation reagents.....	29
รูปที่ 2.11 ปริมาณเซลล์แบคทีเรียในการปรับปรุงสายพันธุ์.....	30
รูปที่ 3.1 กากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์ขนาดเล็กกว่า 80 mesh สำหรับการทดลองในระบบขวดเขย่า (ซ้าย) และขนาด 20-40 mesh สำหรับการทดลองในคอลัมน์(ขวา).....	32
รูปที่ 3.2 แผนภาพแสดงกระบวนการลิซซิงนิกเกิลออกจากกากตะกอน นิกเกิลไฮดรอกไซด์ในคอลัมน์ โดยใช้กรดซัลฟิวริก.....	36
รูปที่ 3.3 แผนภาพแสดงกระบวนการลิซซิงนิกเกิลออกจากกากตะกอน นิกเกิลไฮดรอกไซด์ในคอลัมน์ โดยใช้เชื้อแบคทีเรีย.....	40
รูปที่ 4.1 สารละลายจากกระบวนการลิซซิงนิกเกิลออกจากกากตะกอน นิกเกิลไฮดรอกไซด์ โดยใช้สารละลายกรดซัลฟิวริกที่มีความ เข้มข้นต่างๆกันในระบบขวดเขย่า.....	47
รูปที่ 4.2 การลิซซิงนิกเกิลออกจากกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์โดยสารละลาย กรดซัลฟิวริกที่มีความเข้มข้นต่างๆกันในระบบขวดเขย่า.....	48

รูปที่ 4.3	การลิวซิงนิคเกิดออกจากกากตะกอนนิคเกิดไฮดรอกไซด์ในคอลัมน์ โดยสารละลายกรดซัลฟิวริกที่ความเข้มข้น 1 นอร์มัล.....	49
รูปที่ 4.4	วันที่ 1 ของการเพาะเลี้ยงเชื้อแบคทีเรีย <i>T. ferrooxidans</i> และเชื้อแบคทีเรีย <i>T. thiooxidans</i> ในระบบขวดเขย่า.....	52
รูปที่ 4.5	วันที่ 6 ของการเพาะเลี้ยงเชื้อแบคทีเรีย <i>T. ferrooxidans</i> และเชื้อแบคทีเรีย <i>T. thiooxidans</i> ในระบบขวดเขย่า.....	52
รูปที่ 4.6	ค่าพีเอชของสารอาหาร 9K medium ที่เพาะเลี้ยง <i>T. ferrooxidans</i> และ สารอาหาร thiomedium ที่เพาะเลี้ยง <i>T. thiooxidans</i> เปรียบเทียบกับ สารอาหาร 9K medium และสารอาหาร thiomedium ในระบบขวดเขย่า.....	53
รูปที่ 4.7	ค่าไออาร์พีของสารอาหาร 9K medium ที่เพาะเลี้ยง <i>T. ferrooxidans</i> และ สารอาหาร thiomedium ที่เพาะเลี้ยง <i>T. thiooxidans</i> เปรียบเทียบกับ สารอาหาร 9K medium และสารอาหาร thiomedium ในระบบขวดเขย่า.....	53
รูปที่ 4.8	ปริมาณโปรตีนในสารละลาย 9K medium ที่เพาะเลี้ยง <i>T. ferrooxidans</i> และ สารละลาย thiomedium ที่เพาะเลี้ยง <i>T. thiooxidans</i> ในระบบขวดเขย่า.....	54
รูปที่ 4.9	เปอร์เซ็นต์ของเหล็กเฟอร์รัสที่คงเหลือในสารละลาย 9K medium ที่เพาะเลี้ยง <i>T. ferrooxidans</i> เปรียบเทียบกับสารละลาย 9K medium ในระบบขวดเขย่า.....	54
รูปที่ 4.10	พีเอชของสารละลาย 9K medium ผสมเชื้อ <i>T. ferrooxidans</i> ในขั้นตอน การปรับสภาพเชื้อแบคทีเรียให้เคยชินกับกากตะกอนนิคเกิดไฮดรอกไซด์ ในระบบขวดเขย่า เมื่อเพิ่มปริมาณกากตะกอนอย่างสม่ำเสมอ.....	57
รูปที่ 4.11	ค่าไออาร์พีของสารละลาย 9K medium ผสมเชื้อ <i>T. ferrooxidans</i> ใน ขั้นตอนการปรับสภาพเชื้อแบคทีเรียให้เคยชินกับกากตะกอนนิคเกิด ไฮดรอกไซด์ในระบบขวดเขย่าเมื่อเพิ่มปริมาณกากตะกอนอย่างสม่ำเสมอ.....	57
รูปที่ 4.12	เปอร์เซ็นต์เหล็กเฟอร์รัสที่คงเหลือในสารละลาย 9K medium ผสม <i>T. ferrooxidans</i> ในขั้นตอนการปรับสภาพเชื้อแบคทีเรีย ให้เคยชินกับกากตะกอนนิคเกิดไฮดรอกไซด์ ในระบบขวดเขย่า เมื่อเพิ่มปริมาณกากตะกอนอย่างสม่ำเสมอ.....	58
รูปที่ 4.13	การลิวซิงนิคเกิดโดยสารละลาย 9K medium ผสม <i>T. ferrooxidans</i> ในขั้นตอนการปรับสภาพเชื้อแบคทีเรียให้เคยชินกับกากตะกอนนิคเกิด ไฮดรอกไซด์ในระบบขวดเขย่าเมื่อเพิ่มปริมาณกากตะกอนอย่างสม่ำเสมอ.....	58

- รูปที่ 4.14 พิเศษของสารละลาย thiomedium ผสมเชื้อ *T. thiooxidans* ในขั้นตอนการปรับสภาพเชื้อแบคทีเรียให้เคยชินกับกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์ในระบบขวดเขย่า เมื่อเพิ่มปริมาณกากตะกอนอย่างสม่ำเสมอ..... 60
- รูปที่ 4.15 ค่าไออาร์พีของสารละลาย thiomedium ผสมเชื้อ *T. thiooxidans* ในขั้นตอนการปรับสภาพเชื้อแบคทีเรียให้เคยชินกับกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์ในระบบขวดเขย่าเมื่อเพิ่มปริมาณกากตะกอนอย่างสม่ำเสมอ..... 60
- รูปที่ 4.16 การลิวซิงนิกเกิลโดยสารละลาย thiomedium ผสม *T. thiooxidans* ในขั้นตอนการปรับสภาพเชื้อแบคทีเรียให้เคยชินกับกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์ในระบบขวดเขย่า เมื่อเพิ่มปริมาณกากตะกอนอย่างสม่ำเสมอ..... 61
- รูปที่ 4.17 เปรียบเทียบการลิวซิงนิกเกิลออกจากกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์โดยใช้เชื้อแบคทีเรีย *T. ferrooxidans* ที่ผ่านและไม่ผ่านการปรับสภาพในระบบขวดเขย่า..... 62
- รูปที่ 4.18 เปรียบเทียบการลิวซิงนิกเกิลออกจากกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์โดยใช้เชื้อแบคทีเรีย *T. thiooxidans* ที่ผ่านและไม่ผ่านการปรับสภาพในระบบขวดเขย่า..... 62
- รูปที่ 4.19 ค่าพิเศษของสารอาหาร 9K medium ที่เพาะเลี้ยง *T. ferrooxidans* และสารอาหาร thiomedium ที่เพาะเลี้ยง *T. thiooxidans* ที่ผ่านและไม่ผ่านการปรับสภาพให้เคยชินกับกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์ เปรียบเทียบกับสารอาหาร 9K medium และสารอาหาร thiomedium ในระบบขวดเขย่า..... 64
- รูปที่ 4.20 ค่าไออาร์พีของสารอาหาร 9K medium ที่เพาะเลี้ยง *T. ferrooxidans* และสารอาหาร thiomedium ที่เพาะเลี้ยง *T. thiooxidans* ที่ผ่านและไม่ผ่านการปรับสภาพให้เคยชินกับกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์ เปรียบเทียบกับสารอาหาร 9K medium และสารอาหาร thiomedium ในระบบขวดเขย่า..... 64
- รูปที่ 4.21 ปริมาณโปรตีนในสารอาหาร 9K medium ที่เพาะเลี้ยง *T. ferrooxidans* และสารอาหาร thiomedium ที่เพาะเลี้ยง *T. thiooxidans* ที่ผ่านและไม่ผ่านการปรับสภาพให้เคยชินกับกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์ ในระบบขวดเขย่า..... 65
- รูปที่ 4.22 เปอร์เซนต์ของเหล็กเฟอร์รัสที่คงเหลือในสารละลาย 9K medium ที่เพาะเลี้ยงเชื้อ *T. ferrooxidans* ที่ผ่านและไม่ผ่านการปรับสภาพให้เคยชินกับกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์ เปรียบเทียบกับสารอาหาร 9K medium ในระบบขวดเขย่า..... 65
- รูปที่ 4.23 เปรียบเทียบการลิวซิงนิกเกิลออกจากกากตะกอนนิกเกิลไฮดรอกไซด์โดยใช้เชื้อแบคทีเรีย *T. ferrooxidans* และ *T. thiooxidans* ที่ผ่านและไม่ผ่านการปรับสภาพ.... 66

รูปที่ 4.24 การลิวซิงนิคเกิลออกจากกากตะกอนนิคเกิลไฮดรอกไซด์ในคออลัมน์โดยใช้เชื้อ
แบคทีเรีย *T.ferrooxidans* และ *T. thiooxidans* ที่ผ่านการปรับสภาพ..... 68

รูปที่ 4.25 ปริมาณโปรตีนในสารละลาย 9K medium ผลมเชื้อ *T.ferrooxidans*
ที่ไหลผ่านกากตะกอนนิคเกิลไฮดรอกไซด์ในกระบวนการลิวซิงในคออลัมน์..... 70

รูปที่ 4.26 เปอร์เซนต์ของเหล็กเฟอร์รัสที่คงเหลือในสารละลายที่ไหลผ่านกากตะกอน
นิคเกิลไฮดรอกไซด์ในกระบวนการลิวซิงในคออลัมน์โดยเชื้อ *T.ferrooxidans*..... 70

รูปที่ 4.27 เชื้อ *T.ferrooxidans* ที่เจริญบนอาหารแข็ง FeTSB..... 71

รูปที่ 4.28 การลิวซิงนิคเกิลออกจากกากตะกอนนิคเกิลไฮดรอกไซด์ในคออลัมน์โดยใช้
สารอาหาร 9K medium ผลมเชื้อแบคทีเรีย *T. ferrooxidans* ที่อัตราการ
ไหลต่างๆ และสารอาหาร 9K medium ที่อัตราการไหล 5 มล./ตร.ซม./ชม..... 72

รูปที่ 4.29 การลิวซิงนิคเกิลออกจากกากตะกอนนิคเกิลไฮดรอกไซด์ในคออลัมน์
โดยใช้สารอาหาร 9K medium ผลมเชื้อแบคทีเรีย *T. ferrooxidans*
ที่ปริมาณเชื้อเริ่มต้นต่างกัน..... 74

รูปที่ 4.30 การลิวซิงนิคเกิลออกจากกากตะกอนนิคเกิลไฮดรอกไซด์ในคออลัมน์โดยใช้
สารอาหาร 9K medium ผลมเชื้อแบคทีเรีย *T. ferrooxidans* ที่ปริมาณ
เหล็กเฟอร์รัสในสารอาหารต่างกัน..... 75

รูปที่ 4.31 การลิวซิงนิคเกิลออกจากกากตะกอนนิคเกิลไฮดรอกไซด์ในคออลัมน์โดยใช้
สารอาหาร 9K medium ผลมเชื้อแบคทีเรีย *T. ferrooxidans* และสาร
อาหาร 9K medium เมื่อปริมาณกากตะกอนในคออลัมน์ต่างกัน..... 77

รูปที่ 4.32 ปริมาณโปรตีนในสารละลายที่ไหลผ่านกากตะกอนนิคเกิลไฮดรอกไซด์
ในคออลัมน์ โดยทำการเปลี่ยนสารอาหาร 9K medium ผลมเชื้อ
T.ferrooxidans ทุก 30 วัน มาลิวซิงกากตะกอนในคออลัมน์เดิม..... 78

รูปที่ 4.33 เปอร์เซนต์ของเหล็กเฟอร์รัสที่คงเหลือในสารละลาย 9K medium ผลมเชื้อ
แบคทีเรีย *T. ferrooxidans* ที่ไหลผ่านกากตะกอนนิคเกิลไฮดรอกไซด์ใน
คออลัมน์โดยเปลี่ยนสารละลายทุก 30 วัน มาลิวซิงกากตะกอนในคออลัมน์เดิม..... 78

รูปที่ 4.34 การลธิขซึ่งนิกเกิดโดยเปลี่ยนสารอาหาร 9K medium ผสมเชื้อ <i>T. ferrooxidans</i> มาลธิขซึ่งากากตะกอนนิกเกิดไฮดรอกไซด์ 500 กรัม ในคอลล์มน์เดิม ทุก 30 วัน ที่อัตราการไหล 20 มล./ตร.ซม./ซม. ใช้ ปริมาณเชื้อเริ่มต้น 10%(v/v) และปริมาณเหล็กเฟอร์ไรต์ 4 กรัม/ลิตร.....	79
รูปที่ 4.35 ปริมาณโปรตีนในสารละลาย thiomedium ผสมเชื้อ <i>T. thiooxidans</i> ที่ไหลผ่านกากตะกอนนิกเกิดไฮดรอกไซด์ที่ผสมและไม่ผสมซัลเฟอร์ ในกระบวนการลธิขซึ่งในคอลล์มน์.....	81
รูปที่ 4.36 ผลการลธิขซึ่งนิกเกิดออกจากกากตะกอนนิกเกิดไฮดรอกไซด์ที่ผสมและ ไม่ผสมซัลเฟอร์ในคอลล์มน์ โดยสารละลาย thiomedium ผสมเชื้อ <i>T. thiooxidans</i> เปรียบเทียบกับสารละลาย thiomedium.....	81
รูปที่ 4.37 ปริมาณโปรตีนในสารละลายที่ไหลผ่านกากตะกอนนิกเกิดไฮดรอกไซด์ ในคอลล์มน์โดยใช้สารอาหาร 9K medium ผสมเชื้อ <i>T. ferrooxidans</i> และสารอาหาร thiomedium ผสมเชื้อ <i>T. thiooxidans</i>	83
รูปที่ 4.38 การลธิขซึ่งนิกเกิดออกจากกากตะกอนนิกเกิดไฮดรอกไซด์ในคอลล์มน์ โดย ใช้สารอาหาร 9K medium ผสมเชื้อ <i>T. ferrooxidans</i> และสารอาหาร thiomedium ผสมเชื้อ <i>T. thiooxidans</i> เปรียบเทียบกับสารอาหาร 9K medium และสารอาหาร thiomedium ตามลำดับ.....	83
รูปที่ ผ-1 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณการเจือจางกากตะกอน นิกเกิดไฮดรอกไซด์โดยน้ำกลั่นและพีเอช.....	99
รูปที่ ผ-2 การวิเคราะห์โครงสร้างผลึกในกากตะกอนนิกเกิดไฮดรอกไซด์ที่ผ่านกระบวนการ ลธิขซึ่งโดยเชื้อ <i>T. ferrooxidans</i> ในคอลล์มน์ ด้วยวิธี X-Ray Diffraction.....	137
รูปที่ ผ-3 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณโปรตีน (มิลลิกรัม/ลิตร) และจำนวนเซลล์ แบคทีเรีย <i>T. ferrooxidans</i> (เซลล์/มิลลิลิตร).....	138