

การนำกลับโครงการเนื่องจากน้ำเสื่อฟอกน้ำ
ด้วยโรงกล่องน้ำร่อง



นายชัยวัล จันทร์ดุ๊ง

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต

ภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม

บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

พ.ศ. 2536

ISBN 974-584-133-1

ลิขสิทธิ์ของบัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

I1725 2945

RECYCLE OF CHROMIUM FROM TANNING

WASTEWATER BY PILOT PLANT

MR. CHATCHAVAL CHANDUNG

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements

for the Degree of Master of Engineering

Department of Environmental Engineering

Graduate School

Chulalongkorn University

1993

ISBN 974-584-133-1

หัวข้อวิทยานิพนธ์ การนำกลับบอร์เนียมจากน้ำเสียฟอกหนังด้วยโรงกลองน้ำร่อง
 โดย นายชัยวัล จันทร์ดุง
 ภาควิชา วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม
 อาจารย์ที่ปรึกษา ศาสตราจารย์ ดร.ธงชัย พรมสวัสดิ์



บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย อนุมัติให้นบวิทยานิพนธ์ฉบับนี้เป็นส่วนหนึ่ง
 ของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญามหาบัณฑิต

คณบดีบัณฑิตวิทยาลัย
 (ศาสตราจารย์ ดร.ถาวร วัชราภิเษก)

คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์

ประธานกรรมการ
 (รองศาสตราจารย์ วงศ์พันธ์ ลิมปเสนี)

อาจารย์ที่ปรึกษา
 (ศาสตราจารย์ ดร.ธงชัย พรมสวัสดิ์)

กรรมการ
 (อาจารย์อรักษ์ ชวาลภาณุกุชช์)

กรรมการ
 (อาจารย์ดร. เพชรพร เชาวกิจเจริญ)



พิมพ์ต้นฉบับทักษดย์อวิทยานิพนธ์ภาษาไทยในกรอบสีเขียวนี้เพียงแผ่นเดียว

9

ชื่อวารสาร : การกำลังบีโครเมียมจากน้ำเสียฟอกหนังด้วยโรงทดลองนำร่อง (RECYCLE OF CHROMIUM FROM TANNING WASTEWATER BY PILOT PLANT) อ.ที่ปรึกษา :
ศ.ดร.ธงชัย พรรดาสวัสดิ์, 125 หน้า. ISBN 974-584-133-1

การกำลังบีโครเมียมจากน้ำเสียฟอกหนังได้ทดสอบในสภาพจริงด้วยโรงทดลองนำร่องที่ได้ออกแบบโดยใช้ข้อมูลในห้องปฏิบัติการที่ทำมาก่อนหน้านี้เป็นพื้นฐาน น้ำเสียจากการฟอกโคมเป็นทั้งประเภทหนึ่งและไม่มีสารช่วยตรึงโครเมียม และจากโรงงานเดียวกัน สารเคมีที่ใช้มี 2 ชนิด คือแมกนีเซียมออกไซด์ (MgO) และโซเดียมคาร์บอเนต (Na_2CO_3) จากการทดลองที่สภาวะต่างๆ พบร่วงการตกลงบนผลึกโครเมียมด้วย MgO และแยกน้ำจากตะกอนผลึกโดยทิ้งให้ตกตะกอน 1 ชั่วโมง เป็นภาวะที่เหมาะสมที่สุดทั้งในน้ำเสียที่ไม่มีและมีสารช่วยตรึงโครเมียม โดยปริมาณ MgO ที่ใช้เป็น 2 เท่าและ 4 เท่าของความต้องการทางทฤษฎีตามลำดับ พิเศษของสารละลายเฉลี่ย 9.0 และ 9.3 มิโครเมียมในน้ำอุก 481.9 และ 170.7 มก./ล. โดยมีประสิทธิภาพการตกลงบนผลึกในห้องปฏิบัติการ 90.6 และ 89.7 เปอร์เซ็นต์ ส่วนในภาคสนาม 89.4 และ 88.4 เปอร์เซ็นต์ ตามลำดับ ตะกอนผลึกที่ได้จมตัวเร็วและให้ตากอนแน่นหลังจากตกตะกอน 1 ชั่วโมงแล้วสามารถนำสักดัดที่ได้ในกำลังบีโครเมียมโดยละลายด้วยกรดซัลฟูริก (1+1) ควบคุมพีเอชให้เท่ากับ 2.5-2.8 สภาวะนี้มีประสิทธิภาพการกำลังบีโครเมียมในห้องปฏิบัติการ 75.9 และ 79.5 เปอร์เซ็นต์ ส่วนในภาคสนาม 97.5 และ 88.6 เปอร์เซ็นต์ ตามลำดับ และสามารถเดินระบบได้ดี ง่ายต่อการควบคุมดูแล รวมทั้งสารละลายโครเมียมที่นำกลับมาใช้ใหม่นี้ไม่มีผลต่อคุณภาพของหนังผลิตภัณฑ์

ส่วนการใช้ Na_2CO_3 ไม่เหมาะสม เนื่องจากค่าใช้จ่ายด้านสารเคมีของการกำลังบีเสีย ในกรณีที่ไม่มีสารช่วยตรึงโครเมียมสูงมาก (สูงกว่า MgO 2 เท่า) และใช้เวลาในการตกลงบนนาน (15-20 ชั่วโมง) ส่วนน้ำเสียที่มีสารช่วยตรึงโครเมียมไม่สามารถใช้ Na_2CO_3 ได้เช่นกัน เนื่องจากประสิทธิภาพการกำลังบีต่ำมาก และมีความยุ่งยากในการเดินระบบสูง

เมื่อพิจารณาทางด้านความคุ้มทุนทางเศรษฐศาสตร์ พบร่วงการใช้ MgO ในน้ำเสียที่ไม่มีสารช่วยตรึงจะสามารถคุ้มทุนในระยะเวลา 3-7 ปี ส่วนการกำลังบีโครเมียมในน้ำเสียที่มีสารช่วยตรึงด้วยระบบนี้ไม่เหมาะสม เนื่องจากน้ำทึบจากการฟอกโคมประเภทหนึ่งมีปริมาณโครเมียมต่ำทำให้ไม่คุ้มทุน

ภาควิชา วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม
สาขาวิชา วิศวกรรมสขาภิบาล
ปีการศึกษา 2536

ลายมือชื่อนิสิต
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษาร่วม -

C416863 : MAJOR SANITARY ENGINEERING

KEY WORD: TANNING / RECYCLE / CHROMIUM / PILOT PLANT / WASTEWATER

CHATCHAVAL CHANDUNG : RECYCLE OF CHROMIUM FROM TANNING WASTEWATER

BY PILOT PLANT. THESIS ADVISOR : PROF.THONGCHAI PANWAD, Ph.D.

125 pp. ISBN 974-584-133-1

The chrome recovery from tanning wastewater was investigated in field conditions using a real size pilot plant, which was designed based on the laboratory data earlier obtained. The wastewater samples were from the same factory, under the conditions of with and without tanning additive. The precipitating chemicals investigated were MgO and Na₂CO₃. The precipitation with MgO, followed by 1 hour sedimentation, was optimal while the dosage was 2 and 4 times that of stoichiometric requirement for the without and with additive conditions, respectively. The pH of the supernatant was on the average 9.0 and 9.3 whereas the effluent chromium content was 481.9 and 170.7 mg/l with the corresponding removal efficiency of 90.6 and 89.7 percent using laboratory data and of 89.4 and 88.4 percent using field data, respectively. The precipitate possessed high settling velocity and the resulted sludge was highly dense. The chromium could be recovered efficiency of 75.9 and 79.5 percent using laboratory data and of 97.5 and 88.6 percent using field data, respectively, by redissolving the sludge with 1+1 H₂SO₄ and keeping the pH at 2.5 to 2.8. The process was demonstrated to be simple on operation and the recovered chromium solution apparently showed no adverse effect on the leather products.

Another alternative using Na₂CO₃ as the precipitant for the "without-additive" condition was not promising because of its high chemical cost (about twice that of the MgO case) and excessive settling period (15-20 hours). In the case of "with-additive", the process was improbable due to the low recovery rate and problems encountered in running the plant.

The alternative using MgO precipitation of the "without-additive" wastewater proved by economically break even in 3-7 years period while that of the "with-additive" wastewater was not economical owing to the lower chromium content in the tanning discharge.

ภาควิชา..... วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม
สาขาวิชา..... วิศวกรรมสหภัณฑ์
ปีการศึกษา..... 2536

ลายมือชื่อนิสิต..... *กฤษฎีกา*
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา..... *ดร. จันทร์*
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษาร่วม..... -



กิตติกรรมประกาศ

ผู้วิจัยขอขอบพระคุณอาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์ ศ.ดร.ชงชัย พรมสวัสดิ์ และ
อาจารย์อรทอม ชราลภูมิทักษิ ที่ได้กรุณาแนะนำให้คำปรึกษาในการวิจัยนี้สำเร็จลุล่วงไปด้วยดี

ขอขอบพระคุณคณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์ และคณาจารย์ทุกท่านในภาควิชา
วิศวกรรมสิ่งแวดล้อมที่ให้ความเนตตตาอนุเคราะห์ตลอดจนถ่ายทอดความรู้ทางด้านวิชาการต่างๆ

ขอขอบพระคุณ Deutsche Gesellschaft für Technische Zusammenarbeit (GTZ) GmbH ที่ให้ทุนอุดหนุนในการวิจัย

ขอขอบพระคุณ Bernhard Meyhoefer และคุณบุญสม ล้วศรีวิไล จากกรม
โรงงานอุตสาหกรรมที่ให้คำปรึกษาและช้อนมูลบางส่วน รวมทั้งเจ้าหน้าที่ของภาควิชาชีวกรรม
สิ่งแวดล้อมทุกท่านที่ให้ความสละเวกวิจัย

ขอขอบพระคุณโรงงานฟอกหนังบุรารักษ์ แทนเนอร์ จังหวัดสมุทรปราการ ที่ให้
ความร่วมมือในการทดลอง ตลอดจนอ่านนายความสละเวกในด้านต่างๆ

ขอขอบคุณพี่ ๆ เพื่อน ๆ น้อง ๆ ที่ช่วยตรวจรายงานการวิจัย

สุดท้ายนี้ ขอกราบขอบพระคุณบิดา มารดา ที่ได้อบรมสิ่งสอนและส่งเสริมสนับสนุน
การศึกษาของผู้วิจัยมาตลอด

ชชราล จันทร์ดุ๊ง



สารบัญเรื่อง

หน้า

| | |
|--------------------------|----|
| บทคัดย่อภาษาไทย | ๔ |
| บทคัดย่อภาษาอังกฤษ | ๕ |
| กิตติกรรมประกาศ | ๗ |
| สารบัญเรื่อง | ๗ |
| สารบัญตาราง | ๘ |
| สารบัญรูป | ๙ |
| สารบัญภาพ | ๑๐ |

บทที่

| | |
|---|----|
| 1 บทนำ | 1 |
| 1.1 คำนำ | 1 |
| 1.2 วัตถุประสงค์ | 2 |
| 1.3 ขอบเขตการวิจัย | 2 |
| 2 การทบทวนเอกสาร | 4 |
| 2.1 เคสของโครงการ | 4 |
| 2.2 การฟอกหนัง | 6 |
| 2.3 งานวิจัยในต่างประเทศ | 13 |
| 2.4 เศรษฐศาสตร์ของการนำกลับโครงการ | 22 |

สารบัญเรื่อง (ต่อ)

| บทที่ | | หน้า |
|-------|--|------|
| 2.5 | สารคดีที่เหมาะสมในการนำกลับคืนเนื้ยมในการทดลอง ในห้องปฏิบัติการ | 25 |
| 3 | รูปแบบของโครงทดลองน้ำร่อง | 28 |
| 4 | แผนการและการดำเนินงานวิจัย | 40 |
| | 4.1 แผนกวิจัย | 40 |
| | 4.2 การดำเนินกวิจัย | 42 |
| | 4.3 พารามิเตอร์ที่ตรวจวิเคราะห์ | 46 |
| 5 | ผลการทดลองและการวิเคราะห์ | 48 |
| | 5.1 การวิเคราะห์คืนเนื้ยมในภาคสนาม | 48 |
| | 5.2 การทดสอบเดินระบบในสภาวะต่าง ๆ | 50 |
| | 5.3 การทดสอบที่สภาวะปกติของโรงงานบรรจุภัณฑ์ | 70 |
| | 5.4 ปัญหาในการเดินระบบของโครงทดลองน้ำร่อง | 78 |
| | 5.5 ขั้นตอนการเดินระบบของโครงทดลองน้ำร่องที่เหมาะสม | 79 |
| 6 | การวิเคราะห์เชิงเศรษฐศาสตร์ | 81 |
| | 6.1 วิธีการหาอัตราผลตอบแทนลงทุน | 81 |
| | 6.2 ผลการวิเคราะห์เชิงเศรษฐศาสตร์โดยวิธีการอัตราผลตอบแทนลงทุน | 82 |
| 7 | สรุปผลการทดลองและข้อเสนอแนะ | 91 |
| | เอกสารอ้างอิง | 93 |

สารบัญเรื่อง (ต่อ)

หน้า

| | |
|------------------------|------------|
| ภาคพนวก ก. | 96 |
| ภาคพนวก ข. | 100 |
| ภาคพนวก ค. | 106 |
| ภาคพนวก ง. | 114 |
| ภาคพนวก จ. | 121 |
| ประวัติผู้เขียน | 125 |

สารบัญตาราง

| ตารางที่ | | หน้า |
|----------|---|------|
| 2.1 | ผลการวิเคราะห์คุณภาพหนังผลิตเนื้อไช้และไข่โครเนี่ยนนำกลับ | 16 |
| 2.2 | การวิเคราะห์ตันทุน-ผลประโยชน์ของกระบวนการนำกลับโครเนี่ยน มาใช้ใหม่..... | 24 |
| 2.3 | สรุปผลการทดลองในระดับต้องทดลองสำหรับการนำกลับโครเนี่ยน จากน้ำเสียจากการฟอกគرم..... | 26 |
| 5.1 | การทดลองเดินระบบด้วยโรงทดลองนำร่องจากน้ำฟอกគرمที่ไม่มีสาร ช่วยตรึง ไข่แมกนีเซียมออกไซด์ในการทดสอบผลลัพธ์และทึ้งให้ทดสอบ..... | 51 |
| 5.2 | การทดลองเดินระบบด้วยโรงทดลองนำร่อง จากน้ำฟอกគرمที่ไม่มีสารช่วยตรึง ไข่แมกนีเซียมออกไซด์ ในการทดสอบผลลัพธ์และไข่เครื่องอัคกรอง..... | 53 |
| 5.3 | การทดลองเดินระบบด้วยโรงทดลองนำร่อง จากน้ำฟอกគرمที่ไม่มีสารช่วยตรึง ไข่โซเดียมคาร์บอเนตในการทดสอบผลลัพธ์และทึ้งให้ทดสอบ..... | 55 |
| 5.4 | การทดลองเดินระบบด้วยโรงทดลองนำร่อง จากน้ำฟอกគرمที่มีสารช่วยตรึง ไข่แมกนีเซียมออกไซด์ ในการทดสอบผลลัพธ์และทึ้งให้ทดสอบ..... | 58 |
| 5.5 | ประสิทธิภาพการนำกลับโครเนี่ยนโดยใช้ MgO ในน้ำเสียที่ไม่มีสาร ช่วยตรึงโครเนี่ยน (วิเคราะห์ในสنان)..... | 62 |
| 5.6 | ประสิทธิภาพการนำกลับโครเนี่ยนโดยใช้ Na_2CO_3 ในน้ำเสียที่ไม่มีสาร ช่วยตรึงโครเนี่ยน (วิเคราะห์ในสنان)..... | 63 |
| 5.7 | ประสิทธิภาพการนำกลับโครเนี่ยนโดยใช้ MgO ในน้ำเสียที่มีสาร ช่วยตรึงโครเนี่ยน (วิเคราะห์ในสنان)..... | 64 |
| 5.8 | ประสิทธิภาพการนำกลับโครเนี่ยนโดยใช้ MgO ในน้ำเสียที่ไม่มีสาร ช่วยตรึงโครเนี่ยน (วิเคราะห์ในห้องปฏิบัติการ)..... | 65 |
| 5.9 | ประสิทธิภาพการนำกลับโครเนี่ยนโดยใช้ Na_2CO_3 ในน้ำเสียที่มีสาร ช่วยตรึงโครเนี่ยน (วิเคราะห์ในห้องปฏิบัติการ)..... | 66 |

สารบัญตาราง (ต่อ)

| ตารางที่ | หน้า |
|--|------|
| 5.10 ประสิทธิภาพการนำกลับโครงเนื้อมโดยใช้ MgO ในน้ำเสียที่มีสารช่วยตรึง (วิเคราะห์ในห้องปฏิบัติการ) | 67 |
| 5.11 เปรียบเทียบค่าเฉลี่ยผลการทดลองระยะสั้น ด้วยการวิเคราะห์ในภาคสนาม และในห้องปฏิบัติการ | 69 |
| 5.12 การทดลองเดินระบบโรงทดลองนำร่อง ที่สภาวะปกติของโรงงานบุรารักษ์ จากน้ำฟอกโครงที่มีสารช่วยตรึง ใช้แมกนีเซียมออกไซด์ในการทดลองเพล็ก และทึ่งให้ตกรากอน | 73 |
| 5.13 ประสิทธิภาพการนำกลับโครงเนื้อมในการศึกษาที่สภาวะปกติของโรงงานบุรารักษ์ โดยใช้ MgO ในน้ำเสียที่มีสารช่วยตรึงโครงเนื้อม (วิเคราะห์ในสนาม) | 75 |
| 5.14 ประสิทธิภาพการนำกลับโครงเนื้อมในการศึกษาที่สภาวะปกติของโรงงานบุรารักษ์ โดยใช้ MgO ในน้ำเสียที่มีสารช่วยตรึงโครงเนื้อม (วิเคราะห์ในห้องปฏิบัติการ) | 76 |
| 5.15 ผลการวิเคราะห์ลักษณะของน้ำเสียจากการฟอกโครงและสารละลายน้ำกลับมาใช้ใหม่ | 77 |
| 5.16 การเปรียบเทียบปัจหาในการทำงาน | 80 |
| 6.1 การวิเคราะห์เชิงเศรษฐศาสตร์ด้วยเงินลงทุน 1,310,483 บาท ที่อัตราดอกเบี้ย 10% กรณีศึกษา : การตกรากอนด้วยแมกนีเซียมออกไซด์สำหรับน้ำเสียที่ไม่มีสารช่วยตรึงโครงเนื้อม | 83 |
| 6.2 การวิเคราะห์เชิงเศรษฐศาสตร์ด้วยเงินลงทุน 1,310,483 บาท ที่อัตราดอกเบี้ย 15.5% กรณีศึกษา : การตกรากอนด้วยแมกนีเซียมออกไซด์สำหรับน้ำเสียที่ไม่มีสารช่วยตรึงโครงเนื้อม | 85 |

สารบัญตาราง (ต่อ)

| ตารางที่ | | หน้า |
|----------|--|------|
| 6.3 | การวิเคราะห์เชิงเศรษฐศาสตร์ด้วยเงินลงทุน 90,648 บาท ทั้งต้นทุนเบี้ย 10% กรณีศึกษา : การตกลงกันด้วยแผนกนี้เขียนออกใช้ส่วนรับน้ำเสีย ที่ไม่มีสารช่วยตรึงโครเนียม..... | 86 |
| 6.4 | การวิเคราะห์เชิงเศรษฐศาสตร์ด้วยเงินลงทุน 90,648 บาท ทั้งต้นทุนเบี้ย 15.5% กรณีศึกษา : การตกลงกันด้วยแผนกนี้เขียนออกใช้ส่วนรับน้ำเสีย ที่ไม่มีสารช่วยตรึงโครเนียม..... | 87 |
| 6.5 | การวิเคราะห์เชิงเศรษฐศาสตร์ด้วยเงินลงทุน 1,310,483 บาท ทั้งต้นทุนเบี้ย 15.5% กรณีศึกษา : การตกลงกันด้วยแผนกนี้เขียนออกใช้ส่วนรับน้ำเสีย ที่มีสารช่วยตรึงโครเนียม..... | 88 |
| 6.6 | การเปรียบเทียบผลวิเคราะห์ต้นทุน-ผลประโยชน์ของกระบวนการนำกลับ โครเนียมมาใช้ใหม่..... | 90 |

สารบัญ

| รุปที่ | หน้า |
|---|------|
| 2.1 โครงการเนื่อง (III) ที่พื้นที่ต่าง ๆ | 4 |
| 2.2 การกำจัดโครงการเนื่อง (III) ด้วยไซด์รอกไซด์ เทียบกับพื้นที่..... | 5 |
| 2.3 กรรมวิธีก่อนฟอก การฟอกโครงสร้างและข้อมูล..... | 7 |
| 2.4 กรรมวิธีการฟอก การฟอกฝาดและข้อมูล..... | 11 |
| 2.5 แผนภาพการไหลการนำกลับโครงการเนื่อง..... | 15 |
| 2.6 ระบบนำกลับโครงการเนื่องจากน้ำฟอกโครงสร้างที่มีการฟอกหนัง ชั่งผ่านการแข่งขัน น้ำหนัก 20 ตัน/วัน..... | 18 |
| 2.7 แผนภาพการไหลของโรงทดลองนำร่องของการนำกลับโครงการเนื่อง ที่กานเพอร์ ประเทศอินเดีย..... | 19 |
| 2.8 ขั้นตอนกระบวนการนำกลับโครงการเนื่องแบบเบ็ดเตล็ด..... | 22 |
| 3.1 ผังโรงงานฟอกหนังบุรารักษ์ และทึ้งโรงทดลองนำร่อง..... | 29 |
| 3.2 แผนภาพการไหลของโรงทดลองนำร่องของโครงการ..... | 30 |
| 3.3 รูปตัดชล沙สตร์ของระบบนำกลับโครงการเนื่องในโครงการ..... | 31 |
| 3.4 รายละเอียดของถังสำหรับโรงทดลองนำร่องในโครงการ..... | 35 |
| 3.5 ผังบริเวณของระบบการนำกลับโครงการเนื่องในโครงการ..... | 39 |
| 4.1 แผนภูมิการศึกษาการนำกลับโครงการเนื่องจากน้ำเสียฟอกหนัง ด้วยโรงทดลองนำร่อง..... | 41 |
| 4.2 พารามิเตอร์ วิธีวิเคราะห์และจุดตรวจวัดในการทดสอบเดินระบบ โรงทดลองนำร่อง..... | 47 |
| 5.1 ประสิทธิภาพการนำกลับและประสิทธิภาพการกำจัดของการเดินระบบ โรงทดลองนำร่อง ที่สภาวะต่าง ๆ จากผลการ วิเคราะห์ในภาคสนาม..... | 71 |
| 5.2 ประสิทธิภาพการนำกลับและประสิทธิภาพการกำจัดของการเดินระบบ โรงทดลองนำร่อง ที่สภาวะต่าง ๆ จากผลการ วิเคราะห์ในห้องปฏิบัติการ..... | 72 |

สารบัญภาพ

| ภาพที่ | | หน้า |
|--------|------------------------------|------|
| 3.1 | บ่อระบายน้ำเสื่อฟอกโครม..... | 32 |
| 3.2 | ถังบำบัดโครเนียม..... | 32 |
| 3.3 | ถังละลายโครเนียม..... | 34 |
| 3.4 | ไชโครสกรีน..... | 34 |