

# การศึกษาการกำจัดโครเมียมและสังกะสีในน้ำเสียโดยใช้บентอนไทด์

## A Study of Removal of Chromium and Zinc from Wastewater by Bentonite

กฤษณ์ เที่ยวนประสิทธิ์ และ นุชจริยา อรัญครี

ภาควิชาวิศวกรรมสุขาภิบาล คณะสาธารณสุขศาสตร์ มหาวิทยาลัยมหิดล

### บทคัดย่อ

โครเมียมและสังกะสี เป็นโลหะหนักที่ใช้กันมากในโรงงานอุตสาหกรรมและก่อให้เกิดปัญหามลพิษในแหล่งน้ำ การศึกษาวิจัยนี้ เป็นการศึกษาประสิทธิภาพการกำจัดโครเมียมและสังกะสีในน้ำเสียจากโรงงานชุบโลหะโดยใช้บентอนไทด์เพียงอย่างเดียวและใช้บентอนไทด์ร่วมกับเฟอร์รัสซัลเฟต โดยศึกษาผลของพีเอชต่ำทัน และ ปริมาณบентอนไทด์ที่มีผลต่อประสิทธิภาพการกำจัด จากผลการศึกษาพบว่า สภาวะที่เหมาะสมเมื่อใช้บентอนไทด์กำจัดโครเมียมและสังกะสีคือ เมื่อใช้บентอนไทด์ 0.8 กรัมต่อลิตร ณ ระดับพีเอช 10 โดยสามารถกำจัดโครเมียมและสังกะสีได้ 99.84% และ 99.72% ตามลำดับ ในขณะที่สภาวะที่เหมาะสมเมื่อใช้บентอนไทด์ร่วมกับเฟอร์รัสซัลเฟต (7,023 กรัมต่อลิตร) คือ เมื่อใช้บентอนไทด์ 0.8 กรัมต่อลิตร ณ ระดับ พีเอช 9 โดยสามารถกำจัดโครเมียมและสังกะสีได้ 99.88% และ 99.64% ตามลำดับ

### Abstract

Chromium and Zinc are heavy metals widely used in industries and cause water pollution. The objective of this research was to study the efficiency of chromium and zinc removal from metal plating industry wastewater using bentonite and bentonite with ferrous sulfate. The measurements included initial pH level and the amount of bentonite effective to the removal of chromium and zinc. The findings revealed that 99.84% of chromium and 99.72% of zinc were removed when 0.8 gm/L of bentonite was used at pH of 10. When used with 7.023 gm/L of ferrous sulfate at pH of 9, bentonite of 0.8 gm/L could remove 99.88% of chromium and 99.64% of zinc.

### 1. บทนำ

ปัญหามลพิษจากโลหะหนักในแหล่งน้ำ จัดเป็นปัญหาที่สำคัญที่ประทับใจไทยกำลังประสบอยู่ สาเหตุส่วนใหญ่เกิดจาก การระบายน้ำเสียจากโรงงานอุตสาหกรรมลงสู่แหล่งน้ำธรรมชาติ โดยมีได้ผ่านกระบวนการวีบีบัดให้ละลายเสียก่อน โรงงานที่มีสารพิษประเภทโลหะหนักเป็นส่วนประกอบอยู่ด้วย เช่น โรงงานชุบโลหะ โรงงานประกบรยานต์ โรงงานฟอกหนัง และโรงงานฟอกย้อมที่ใช้สีย้อมที่มีโลหะหนัก โลหะหนักที่ปล่อยออกมาน้ำ เช่น ตะกั่ว nickel ทองแดง แคนเดียม อะร์เซนิค โดยเฉพาะ โครเมียมและสังกะสี จัดเป็นโลหะหนักที่ใช้กันมากในโรงงานอุตสาหกรรม เพื่อเป็นการป้องกันอันตรายจากโลหะหนักทั้งสอง

ชนิดนี้ที่จะไปอยู่ในแหล่งน้ำ กระบวนการจัดการของอุตสาหกรรมจึงได้กำหนดมาตรฐานโครเมียมและสังกะสีในน้ำเสีย คือน้ำทึบที่ร้อยละของจากโรงงานอุตสาหกรรมจะมีโครเมียมไม่เกิน 6 มิลลิกรัมต่อลิตร โครเมียมไม่เกิน 3 มิลลิกรัมต่อลิตร มากกว่า 0.25 มิลลิกรัมต่อลิตร โครเมียมไม่เกิน 0.75 มิลลิกรัมต่อลิตร และสังกะสีไม่มากกว่า 5 มิลลิกรัมต่อลิตร ตามประกาศกระทรวงอุตสาหกรรม ฉบับที่ 2 (พ.ศ.2539) ออกตามความในพระราชบัญญัติโรงงาน พ.ศ.2535 เรื่องกำหนดคุณลักษณะน้ำทึบที่รับน้ำออกจากระบบ (1) จากการสำรวจโรงงาน 20 โรงงานในกรุงเทพมหานคร พบว่า ปริมาณโครเมียมรวมอยู่ในช่วง 0.05-447.9 มิลลิกรัมต่อลิตร และสังกะสีมีความเข้มข้นในช่วง 0.28-467 มิลลิกรัมต่อลิตร (2)

การกำจัดโคโรเมียมและสังกะสีในน้ำเสียมีหอยวิชช์ เช่น การตักตะกอน (สำหรับโคโรเมียมต้องทำการรีดิวชั่นก่อน) การเลือกเปลี่ยนอ่อน อาระ夷ะกายะเม็นไ้อ์ และการใช้สารดูดซับ เป็นต้น โดยในการศึกษาครั้งนี้ได้ใช้เบนโนïน์ (เนื่องจากเบนโนïน์ ราคาถูกและเป็นเรื่ินกิดตามธรรมชาติ) เป็นตัวช่วยในการตักตะกอนและดูดซับโลหะหนักที่ปนอยู่ในน้ำเสีย ทั้งนี้เพื่อเป็นแนวทางในการศึกษาสภาพที่เหมาะสมในการกำจัดโคโรเมียม และสังกะสีในน้ำตัวอย่าง และประยุกต์ใช้ในการบำบัดน้ำเสียที่มีโคโรเมียม สังกะสีในน้ำตัวอย่าง และประยุกต์ใช้ในการบำบัดน้ำเสียที่มีโคโรเมียม สังกะสี หรือโลหะหนักชนิดอื่นๆ ต่อไป

## 2. วิธีการทดลอง

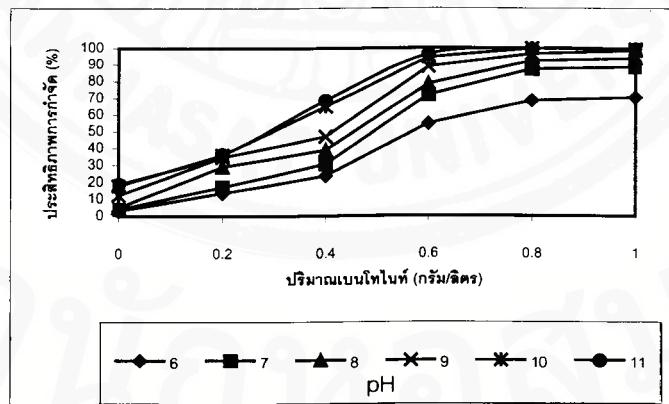
### 2.1 การศึกษาผลของปริมาณเบนโนïน์และพีเอช เริ่มต้นที่มีผลต่อการกำจัดโคโรเมียมและสังกะสี

นำน้ำเสียที่มีปริมาณโคโรเมียมทั้งหมด 180.63 มิลลิกรัม ต่อลิตร และ สังกะสีทั้งหมด 50.05 มิลลิกรัม ต่อลิตร โดยเริ่มทำการทดลองปรับพีเอชให้มีค่าเท่ากัน 6 ดาวน์น้ำเสียที่ทำการปรับพีเอชแล้วล้วนในมิก恭敬์ จำนวน 6 ใน ปริมาตรในละ 500 มิลลิลิตร และวัดด้วยบานนิเครื่องทดสอบการตักตะกอน (Jar Test) เดิมเบนโนïน์ปริมาณต่างๆ ลงในมิก恭敬์แต่ละใบ โดยบีก恭敬์ใบแรกไม่เดิมเบนโนïน์ ส่วนที่เหลือเดิมเบนโนïน์ให้มีความเข้มข้น 0.2, 0.4, 0.6, 0.8 และ 1 กรัมต่อลิตร ตามลำดับ

ทำการกวนเร็วที่ความเร็วรอบ 100 รอบต่อนาที เป็นเวลา 1 นาที จากนั้นทำการกวนช้าที่ความเร็วรอบ 40 รอบต่อนาที เป็นเวลา 30 นาที ทิ้งไว้ให้ตกลอกในสภาวะสูงน้ำเสียงเวลา 1 ชั่วโมง เก็บน้ำใส่ถ้วยบน นำไปวิเคราะห์หาปริมาณโคโรเมียมทั้งหมดและสังกะสีทั้งหมดจำนวน 30 ตัวอย่าง ด้วย Atomic Absorption Spectrophotometer (3) ทำการทดลองซ้ำกันต่อนั้นทั้งหมด โดยเปลี่ยนแปลงระดับพีเอชเป็น 7, 8, 9, 10 และ 11 ตามลำดับ

### 2.2 การศึกษาผลของปริมาณเบนโนïน์ร่วมกับ เพื่อรักษาเฟตและพีเอชเริ่มต้นที่มีผลต่อการกำจัดโคโรเมียมและสังกะสี

นำน้ำเสียมาปรับพีเอชให้มีค่าเท่ากัน 3 (ค่าจากผลการศึกษาของ สุรพล พดุงชีวิต (4)) เดิมเพอร์สัลเฟตให้มีความเข้มข้น 7.023 กรัมต่อลิตร (3 เท่าของปริมาณที่คำนวณได้จากสมการเคมี) กวนเร็วเพื่อให้เกิดการรีดิวชั่น เป็นเวลา 3 นาที ปรับพีเอชของน้ำเสียให้มีค่าเท่ากัน 6 เดิมเบนโนïน์รีมาnatang ลงในบีก恭敬์แต่ละใบ โดยบีก恭敬์ใบแรกไม่เดิมเบนโนïน์ ส่วนที่เหลือเดิมเบนโนïน์ให้มีความเข้มข้น 0.2, 0.4, 0.6, 0.8 และ 1 กรัมต่อลิตร ตามลำดับ ทำการกวนเร็ว 1 นาที จากนั้นทำการกวนช้า เป็นเวลา 30 นาที ทิ้งไว้ให้ตกลอกในสภาวะสูงน้ำเสียงเวลา 1 ชั่วโมง เก็บน้ำใส่ถ้วยบน นำไปวิเคราะห์หาปริมาณโคโรเมียมทั้งหมดและสังกะสีทั้งหมด



รูปที่ 1 แสดงประสิทธิภาพการกำจัดโคโรเมียมโดยใช้เบนโนïน์และระดับพีเอชของน้ำเสียต่างกัน

### 3. ผลการทดลองและวิจารณ์ผล

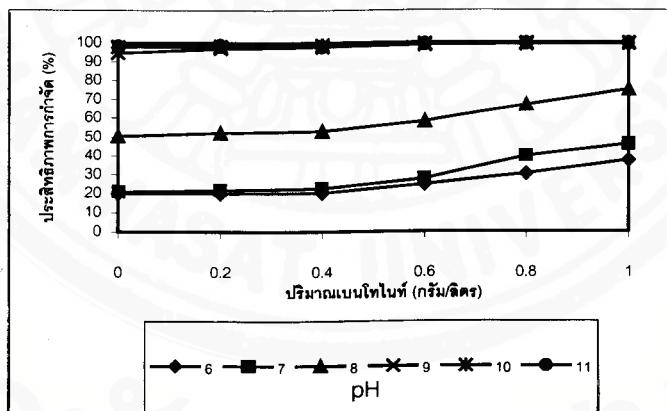
จากการศึกษาประสิทธิภาพการกำจัดโครเมียมและสังกะสีโดยใช้เบนโทไนท์ และ เบนโทไนท์ร่วมกับเฟอร์ลัชัฟต์สามารถแสดงผลได้ดังนี้

#### 3.1 การศึกษาประสิทธิภาพในการกำจัดโครเมียมและสังกะสีด้วยเบนโทไนท์

จากการศึกษาผลของปริมาณเบนโทไนท์และระดับพีเอชที่มีต่อการกำจัดโครเมียม จากรูปที่ 1 จะเห็นได้ว่า เมื่อใช้เบนโทไนท์เพิ่มขึ้น ประสิทธิภาพในการกำจัดโครเมียมจะเพิ่มสูงขึ้น และ เมื่อใช้พีเอชแต่ก้าวต่างกันจะทำให้ประสิทธิภาพในการกำจัดโครเมียมแตกต่างกันไปด้วย โดยพบว่า ในช่วงพีเอช 10 และ 11 จะให้ประสิทธิภาพในการกำจัดโครเมียมค่อนข้างใกล้เคียงกัน และจากการทดลองทางสถิติ พบว่า ประสิทธิภาพเฉลี่ยในการกำจัดโครเมียม ที่ระดับพีเอช 10 และ 11 ไม่มีความแตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ และเป็นช่วงพีเอชที่สามารถกำจัดโครเมียมได้ดีที่สุด นั่นคือ เมื่อใช้เบนโทไนท์ปริมาณ 0.8 กรัมต่อลิตร ในแต่ละระดับพีเอช 10 และ 11 จะให้ประสิทธิภาพเฉลี่ยในการกำจัดโครเมียมได้ดีไม่แตกต่างกัน ดังนั้น สภาวะที่เหมาะสมที่สามารถ

กำจัดโครเมียมได้ดี คือ เมื่อใช้เบนโทไนท์ปริมาณ 0.8 กรัมต่อลิตร ที่พีเอช 10 ซึ่งสามารถกำจัดโครเมียมได้ 99.84%

จากการศึกษาผลของปริมาณเบนโทไนท์และระดับพีเอชที่มีต่อการกำจัดสังกะสี พบว่า ประสิทธิภาพในการกำจัดสังกะสีจะเพิ่มสูงขึ้นเมื่อใช้เบนโทไนท์เพิ่มขึ้น และเมื่อปรับพีเอชแตกต่างกันจะทำให้ประสิทธิภาพในการกำจัดสังกะสีแตกต่างกันไปด้วย (รูปที่ 2) จากการทดลองทางสถิติ พบว่า ปริมาณเบนโทไนท์ที่ระดับพีเอชมีปฏิสัมพันธ์กัน ผลผลลัพธ์ที่ได้จะต้องคำนึงถึงพีเอช ที่ระดับพีเอช 9, 10 และ 11 ประสิทธิภาพในการกำจัดสังกะสีค่อนข้างใกล้เคียงกัน โดยผลการทดลองทางสถิติ พบว่า เมื่อใช้เบนโทไนท์ที่ศึกษาทุกระดับ ที่ระดับพีเอช 10 และ 11 จะให้ประสิทธิภาพเฉลี่ยในการกำจัดสังกะสี ไม่แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญทางสถิติ และเมื่อใช้เบนโทไนท์ 0.4 กรัมต่อลิตรขึ้นไป จะให้ประสิทธิภาพเฉลี่ยในการกำจัดสังกะสี ที่ระดับพีเอช 9-11 ไม่แตกต่างกัน ดังนั้น สภาวะที่เหมาะสมในการกำจัดสังกะสีได้ดีคือ เมื่อใช้เบนโทไนท์ 0.4 กรัมต่อลิตร ที่ระดับพีเอช 9 โดยสามารถกำจัดสังกะสีได้ 97.93%



รูปที่ 2 แสดงประสิทธิภาพการกำจัดสังกะสีโดยใช้เบนโทไนท์และระดับพีเอชของน้ำเสียต่างกัน

จากการที่ประสิทธิภาพในการกำจัดโครเมียมและสังกะสีเพิ่มขึ้น เมื่อใช้เบนโทไนท์เพิ่มมากขึ้นนั้น สามารถอธิบายได้ว่า เมื่อปริมาณเบนโทไนท์เพิ่มขึ้น จำนวนประจุลบจะเพิ่มขึ้นตามไป

ด้วย ทำให้ประสิทธิภาพในการดูดซับประจุลบเพิ่มมากขึ้น ซึ่งสอดคล้องกับผลการทดลองของกรองกาญจน์ (5) ซึ่งใช้เบนโทไนท์กำจัดพาราควอทซ์มีประจุบวกออกจากน้ำเสีย โดยประสิทธิ

ภาพในการกำจัดพาราควอทจะเพิ่มขึ้นเมื่อใช้เบนโทไนท์เพิ่มมากขึ้น

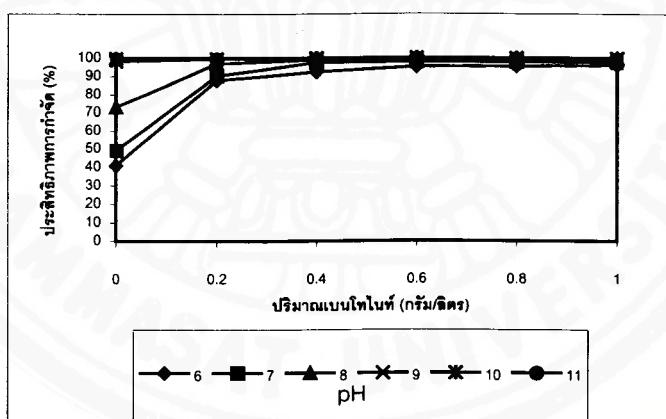
ส่วนการที่เมื่อน้ำเสียมีระดับพีเอชเท่ากับ 10-11 แล้วท่าให้ประสิทธิภาพในการกำจัดໂຄເມີຍແລະສັງກະລື່ມ່ວແຕກຕ່າງໆກັນນັ້ນ ເຊິ່ງຈາກໃໝ່ຫ່ວ່າພື້ອຂະກໍາລ່າງເປັນຫ່ວ່າທີ່ທ່ານສຳເນົາໃນການກຳຈັດໂຄເມີຍແລະສັງກະລື່ມ່ວແຕກຕ່າງໆກັນນັ້ນ ທະກອນໂຄເມີຍແລະສັງກະລື່ມ່ວ ຊຶ່ງຜົກກົກໄກລ໌ເຄີຍກັນການສຶກສາຂອງລາໂຮ້ຊ (6) ຊຶ່ງຮ່າງນ່ວ່າ ດ້ວຍພື້ອຂະທີ່ທ່ານສຳເນົາໃນການກຳຈັດໂຄເລະຫັກຂອງໂຄເຊີໄຟແລະບູນຂາວໄກລ໌ເຄີຍກັນ ການກຳຈັດໂຄເມີຍຄ່າພື້ອຂະຫຼຸງໃໝ່ຫ່ວ່າ 9-11 ແລະການກຳຈັດສັງກະລື່ມ່ວຄ່າພື້ອຂະຫຼຸງໃໝ່ຫ່ວ່າ 9.5-11 ແລະໃນເກົ່ວຫຼຸບປະມາດຂອງບັນໂໄນທີ່ທີ່ໃຊ້ປະລິກິພາໃນການກຳຈັດໂຄເມີຍແລະສັງກະລື່ມ່ວແຕກຕ່າງໆກັນອ່າງເນັ້ນຢ່າດັ່ງ

ທັງນີ້ ເນື່ອພິຈານປະລິກິພາໃນການກຳຈັດທີ່ໂຄເມີຍແລະສັງກະລື່ມ່ວ ພບວ່າ ສກວະທີ່ທ່ານສຳເນົາໃນການກຳຈັດໂຄເລະຫັກທັງສອງໜີດໄດ້ດີ ອີ່ ເນື່ອໃຫ້ບັນໂໄນທີ່ປະມານ 0.8 ກັມ່ວ່ອລິຕິຣ ທີ່ຮະດັບພື້ອຂະ 10 ໂດຍສຳເນົາໃນກຳຈັດໂຄເມີຍໄດ້ 99.84% ແລະສຳເນົາໃນກຳຈັດສັງກະລື່ມ່ວໄດ້ 99.72% ຂັ້ນໄປ ທັງນີ້ສຳເນົາໃນກຳຈັດ

ສັງກະລື່ມ່ວເຫຼືອປະມານແສ້ງກະສີ 0.143 ມີລິຄິກັມ່ວ່ອລິຕິຣ ຊຶ່ງອູ່ໃນເກົ່ວຫຼຸບປະມານແນ່ທີ່ກຳທັນໂດຍກາງກວ່າຫຼຸບປະມານ (1) (ສັງກະລື່ມ່ວມາກວ່າ 5 ມີລິຄິກັມ່ວ່ອລິຕິຣ ໂຄຣເມີຍມາເລັນເລື່ອ 6 ໄນມາກກວ່າ 0.25 ມີລິຄິກັມ່ວ່ອລິຕິຣ ແລະໂຄຣເມີຍມາເລັນເລື່ອ 3 ໄນມາກກວ່າ 0.75 ມີລິຄິກັມ່ວ່ອລິຕິຣ) ລ້າໜ້ວບໂຄເມີຍທີ່ຕ້ອງປັບຮະດັບພື້ອຂະທີ່ເທົ່າກັນ 11 ຈຶ່ງຈະສຳເນົາໃນກຳຈັດໂຄເມີຍຈານມີປະມານໂຄເມີຍທີ່ເຫຼືອທີ່ເທົ່າກັນ 0.143 ມີລິຄິກັມ່ວ່ອລິຕິຣ ຊຶ່ງອູ່ໃນເກົ່ວຫຼຸບປະມານນັ້ນທີ່ກຳທັນໂດຍກາງກວ່າຫຼຸບປະມານ

### 3.2 การສຶກສາປະລິກິພາໃນການກຳຈັດໂຄເມີຍແລະສັງກະລື່ມ່ວເຫຼືອບັນໂໄນທີ່ຮ່ວມກັນເຝອຮັສ້ລັບເຟ

ຈາກການສຶກສາປະລິກິພາໃນການກຳຈັດໂຄເມີຍເນື່ອໃຫ້ບັນໂໄນທີ່ປະມານຕ່າງໆຮ່ວມກັນເຝອຮັສ້ລັບເຟ ທີ່ພື້ອຮະດັບແຕກຕ່າງໆນີ້ ຈາກງົບປີ 3 ຈະທີ່ນ່ວ່າ ເນື່ອໃຫ້ບັນໂໄນທີ່ປະມານ 0.6 ກັມ່ວ່ອລິຕິຣ ທີ່ຮະດັບພື້ອຂະ 9 ກັມ່ວ່ອລິຕິຣ ທີ່ປັບປຸງທີ່ 10 ແລະບັນໂໄນທີ່ປະມານ 0.4 ກັມ່ວ່ອລິຕິຣ ທີ່ປັບປຸງທີ່ພື້ອຂະ 11 ໂດຍໃຫ້ຮ່ວມກັນເຝອຮັສ້ລັບເຟສຳເນົາໃນກຳຈັດໂຄເມີຍ



ຮູບທີ່ 3 ແສດປະລິກິພາໃນກຳຈັດໂຄເມີຍໂດຍໃຫ້ບັນໂໄນທີ່ຮ່ວມກັນເຝອຮັສ້ລັບເຟແລະຮະດັບພື້ອຂະຂອງນ້ຳເສີຍຕ່າງໆກັນ

ໄດ້ສູງສຸດ ແລະເນື່ອທ່າການທົດສອບທາງສົດຕິ ພບວ່າ ສກວະທີ່ທ່ານສຳເນົາໃນການກຳຈັດໂຄເມີຍ ອີ່ ສກວະທີ່ໃຫ້ບັນໂໄນທີ່ 0.4 ກັມ່ວ່ອລິຕິຣ ອີ່ຮ່ວມກັນເຝອຮັສ້ລັບເຟ ທີ່ພື້ອຂະ 7 ຂັ້ນໄປ ຈະໃຫ້ປະລິກິພາ ເຄີຍໃນການກຳຈັດທີ່ດີ ແຕ່ໃນທາງປົງປັດ ຕ້ອງໃຫ້ປະມານໂຄເມີຍທີ່ເຫຼືອໃຫ້ບັນໂໄນທີ່ມາກວ່າຫຼຸບປະມານນັ້ນທີ່ກຳທັນ

ຕ້ອງໃຫ້ສ້າລັບເຟຮ່ວມກັນບັນໂໄນທີ່ 0.6 ກັມ່ວ່ອລິຕິຣ ທີ່ຮະດັບພື້ອຂະ 9 ຂັ້ນໄປ ຈຶ່ງສຳເນົາໃນກຳຈັດໂຄເມີຍຈານເຫຼືອ 0.22 ມີລິຄິກັມ່ວ່ອລິຕິຣ ຊຶ່ງອູ່ໃນເກົ່ວຫຼຸບປະມານນັ້ນທີ່ກຳທັນ

ຈາກການສຶກສາປະລິກິພາໃນກຳຈັດສັງກະລື່ມ່ວ ຈາກງົບປີ 4 ຈະພບວ່າ ສກວະທີ່ໃຫ້ປະລິກິພາສູງສຸດໃນການກຳຈັດສັງກະລື່ມ່ວ

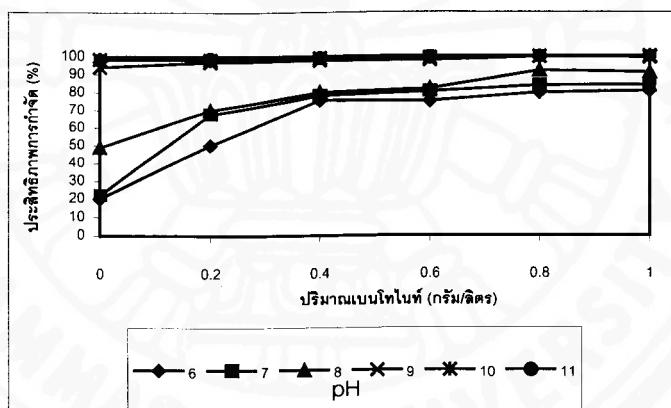
คือ เมื่อใช้เบนโนไน์ปริมาณ 1 กรัมต่อลิตรร่วมกับเพอร์ซัลเฟต ที่ระดับพีเอช 11 โดยได้ประสิทธิภาพเฉลี่ยในการกำจัดสังกะสี 99.98% เมื่อวิเคราะห์ทางสถิติ พบว่า ภาวะที่เหมาะสมในการกำจัดสังกะสีด้วยเบนโนไน์ร่วมกับเพอร์ซัลเฟต คือ ภาวะที่ใช้เบนโนไน์ 0.8 กรัมต่อลิตร ที่ พีเอช 9 ขึ้นไป ซึ่งทางสถิติถือว่าประสิทธิภาพเฉลี่ยไม่แตกต่างจากภาวะที่ใช้เบนโนไน์ 1 กรัมต่อลิตร ที่ระดับพีเอช 11 เมื่อใช้ร่วมกับเพอร์ซัลเฟต

เมื่อพิจารณาประสิทธิภาพในการกำจัดโครเมียม และสังกะสีด้วยเบนโนไน์ร่วมกับเพอร์ซัลเฟต พบว่า ภาวะที่เหมาะสมที่สามารถกำจัดโลหะหนักทั้ง 2 ชนิดได้ดีที่สุด คือ เมื่อใช้เบนโนไน์ 0.8 กรัมต่อลิตร ที่ระดับพีเอช 9 ขึ้นไป ซึ่งสามารถกำจัดโครเมียมได้ 99.88% และสังกะสี 99.64% ขึ้นไป โดยสามารถกำจัดโลหะหนักทั้งสองชนิดจนเหลือปริมาณโครเมียมและสังกะสี 0.19 และ 0.183 มิลลิกรัมต่อลิตร ซึ่งอยู่

ในเกณฑ์มาตรฐานน้ำทึบที่ประกาศโดยกรมโรงงาน กระทรวงอุตสาหกรรม

### 3.3 การเปรียบเทียบประสิทธิภาพในการกำจัดโครเมียม และสังกะสี ระหว่างการใช้เบนโนไน์อย่างเดียว กับ การใช้เบนโนไน์ร่วมกับเพอร์ซัลเฟต

จากการวิเคราะห์ทางสถิติ เพื่อเปรียบเทียบประสิทธิภาพในการกำจัดโครเมียมเมื่อใช้เบนโนไน์อย่างเดียว กับ ประสิทธิภาพในการกำจัดโครเมียมด้วยเบนโนไน์ มีค่าน้อยกว่าประสิทธิภาพเฉลี่ยในการกำจัดโครเมียมเมื่อใช้เบนโนไน์ร่วมกับเพอร์ซัลเฟต โดยมีประสิทธิภาพแตกต่างกันโดยเฉลี่ย 36.65% ในทำนองเดียวกัน



รูปที่ 4 แสดงประสิทธิภาพการกำจัดสังกะสีโดยใช้เบนโนไน์ร่วมกับเพอร์ซัลเฟตและระดับพีเอชของน้ำเสียต่างกัน

เมื่อพิจารณาการกำจัดสังกะสีโดยการวิเคราะห์ทางสถิติ พบว่า ประสิทธิภาพเฉลี่ยในการกำจัดสังกะสีด้วยเบนโนไน์ มีค่าน้อยกว่าประสิทธิภาพเฉลี่ยในการกำจัดสังกะสีเมื่อใช้เบนโนไน์ร่วมกับเพอร์ซัลเฟต โดยมีประสิทธิภาพแตกต่างกันโดยเฉลี่ย 15.97% ทั้งนี้อธิบายได้ว่า การใช้เบนโนไน์ร่วมกับเพอร์ซัลเฟต เพื่อกำจัดโครเมียมและสังกะสีในน้ำเสีย ทำให้ประสิทธิภาพในการกำจัดดีกว่าการใช้เบนโนไน์เพียงอย่างเดียว เพราะโครเมียมที่มีวาเลนซ์ 6 ( $\text{Cr}^{+6}$ ) ถูกรีดิวชั่นด้วยเพอร์ซัลเฟต

( $\text{FeSO}_4$ ) ให้เป็นโครเมียมชนิดที่มีวาเลนซ์ 3 ( $\text{Cr}^{+3}$ ) ทำให้การตกตะกอนด้วยโซดาไฟ ( $\text{NaOH}$ ) ในรูปของ  $\text{Cr}(\text{OH})_3$  ได้มากกว่า เมื่อใช้เบนโนไน์อย่างเดียว นอกจากนี้ เมื่อโครเมียมชนิดที่มีวาเลนซ์ 6 ( $\text{Cr}^{+6}$ ) ถูกรีดิวชั่นเป็นโครเมียมชนิดที่มีวาเลนซ์ 3 ( $\text{Cr}^{+3}$ ) จะทำให้ประจุบวกโดยรวมที่อยู่ในน้ำเสียลดลง ดังนั้น ปริมาณโครเมียมที่เหลือจึงลดลงมากกว่า และการที่ประจุบวกโดยรวมลดลง ประจุลบที่เหลือนิดเด่นเบนโนไน์จึงมีท่วงพลอที่จะดูดซับ

สังกะสีได้มากกว่าเมื่อใช้เบนโทไนท์อย่างเดียวทำจัด จึงมีผลทำให้สังกะสีลดลงได้มากขึ้น

#### 4. สุปผลการทดลอง

จากการศึกษาประสิทธิภาพการทำจัดโครงเมียมและสังกะสีในน้ำเสียจากโรงงานบุลโลหะโดยใช้เบนโทไนท์เพียงอย่างเดียวและใช้เบนโทไนท์ร่วมกับเพอร์ซัลเฟต โดยศึกษาผลของพีเอช และ บริมาณเบนโทไนท์ ที่มีต่อประสิทธิภาพการทำจัด พน ว่า สามารถที่เหมาะสมที่สามารถทำจัดโลหะหนักหั่งสองชนิดได้ดีที่สุด เมื่อใช้เบนโทไนท์อย่างเดียวในการทำจัด คือ เมื่อใช้เบนโทไนท์ 0.8 กรัม/ลิตร ที่ระดับพีเอช 10 โดยสามารถทำจัดโครงเมียมได้ 99.84% และสังกะสีได้ 99.72% ขึ้นไป ทำให้มีบริมาณโครงเมียมและสังกะสีเหลืออยู่ในน้ำเสีย 0.29 มิลลิกรัม/ลิตร และ 0.143 มิลลิกรัม/ลิตร ตามลำดับ ซึ่งบริมาณสังกะสีที่เหลือมีค่าต่ำกว่ามาตรฐานน้ำทึบที่ประกาศโดยกรมโรงงาน การกระทรวงอุตสาหกรรม (สังกะสีไม่มากกว่า 5.0 มิลลิกรัม/ลิตร โครงเมียมที่มีวาเลนซี่ 3 ไม่มากกว่า 0.75 มิลลิกรัม/ลิตร โครงเมียมที่มีวาเลนซี่ 6 ไม่มากกว่า 0.25 มิลลิกรัม/ลิตร) สำหรับบริมาณโครงเมียมที่เหลือมีค่าต่ำกว่า 0.75 มิลลิกรัม/ลิตร แต่มากกว่า 0.25 มิลลิกรัม/ลิตร ต้องทำการปรับสภาพพีเอชของน้ำเสียให้เท่ากับ 11 ซึ่งสามารถทำจัดโครงเมียมได้ 99.92% จนมีบริมาณโครงเมียมที่เหลือเท่ากับ 0.143 มิลลิกรัม/ลิตร

สำหรับการใช้เบนโทไนท์ร่วมกับเพอร์ซัลเฟตในการทำจัดโครงเมียมและสังกะสี พบว่า สามารถที่เหมาะสมที่สามารถทำจัดโลหะหนักหั่งสองชนิดได้ดีที่สุด คือ เมื่อใช้เบนโทไนท์ 0.8 กรัมต่อลิตร ที่ระดับพีเอช 9 โดยสามารถทำจัดโครงเมียมได้ 99.88% และสังกะสี 99.64% ขึ้นไป ทำให้มีบริมาณโครงเมียมและสังกะสีเหลืออยู่ในน้ำเสีย 0.197 มิลลิกรัม/ลิตร และ 0.183 มิลลิกรัม/ลิตร ตามลำดับ ซึ่งมีบริมาณโครงเมียมและสังกะสีที่เหลือมีค่าต่ำกว่ามาตรฐานน้ำทึบที่ประกาศโดยกระทรวงอุตสาหกรรม ข้อแนะนำสำหรับการที่จะนำผลการทดลองครั้งนี้ไปใช้ในทางปฏิบัติในการบำบัดน้ำเสียจากโรงงานบุลโลหะจะต้องคำนึงถึงลักษณะสมบัติของน้ำเสียแต่ละแห่งด้วย เพราะนอกจากเบนโทไนท์จะสามารถทำจัดโครงเมียมและสังกะสีในน้ำเสียได้แล้ว ยัง

สามารถทำจัดโลหะตัวอื่นหรือสารอื่นๆ ที่อยู่ในน้ำเสียได้ด้วย ดังนั้น บริมาณของการใช้เบนโทไนท์ย่อมแตกต่างกัน ขึ้นอยู่กับลักษณะสมบัติของน้ำเสียแต่ละแห่ง และหลังจากการบำบัดน้ำเสียด้วยเบนโทไนท์แล้ว ควรพิจารณาระดับพีเอชของน้ำเสียหลังการบำบัดด้วย ซึ่งหากพบว่าระดับพีเอชของน้ำทึบไม่อยู่ในเกณฑ์มาตรฐานน้ำทึบอุตสาหกรรม จะต้องทำการปรับพีเอชให้อยู่ในเกณฑ์มาตรฐานน้ำทึบอุตสาหกรรม.

#### 5. เอกสารอ้างอิง

- [1] ประกาศกระทรวงอุตสาหกรรม ฉบับที่ 2 (พ.ศ.2539) ออกตามความพระราชนูญยศติโรงงาน พ.ศ.2535 เรื่องกำหนดคุณลักษณะของน้ำทึบที่ระบายน้ำออกจากโรงงาน.
- [2] Thailand Institute of Scientific and Technology Research, TISTR., "Recovery of Heavy Metals from Electroplating Waste" Report Submitted to UNEF, 1982.
- [3] APHA, AWWA and WPCF. Standard Methods for the Examination of Water and Wastewater 18<sup>th</sup> ed. New York: APHA, 1992.
- [4] สุรพล ผดุงธิวิต. การทำจัดโครงเมียมในน้ำทึบจากการรบด้วยเพอร์ซัลเฟตและปูนขาว. วิทยานิพนธ์สำหรับปริญญาโท (เทคโนโลยีลิ่งแวดล้อม) บัณฑิตวิทยาลัย มหาวิทยาลัยมหิดล, 2524.
- [5] กร่องกาญจน์ ภูรัตน์. การศึกษาประสิทธิภาพของการทำจัดพาราควอตโดยวิธีการตกตะกอนด้วยสารเคมีและการดูดซับด้วยถ่าน. วิทยานิพนธ์สำหรับปริญญาโท (ศาสตร์มหาบัณฑิตวิทยาศาสตร์และเทคโนโลยี). บัณฑิตวิทยาลัย มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์, 2530.
- [6] สารีรุช บุญยิกิจสมบัติ. การบำบัดน้ำเสียโดยวิธีทางเคมีในโรงงานบุลโลหะด้วยไฟฟ้าขนาดกลางและขนาดเล็ก. วิทยานิพนธ์สำหรับปริญญาโท (วิศวกรรมศาสตร์มหาบัณฑิต วิศวกรรมสุขาภิบาล). บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย 2535.