



บทที่ 5

วิจารณ์ผลการทดลอง

การวิจัยนี้คงได้กล่าวไว้ในหัวข้อ 1.3 และ 1.5 แล้วว่ามีวัตถุประสงค์ในการศึกษาการจัดสื่อมรีแอกทีฟในน้ำเสียข้อมผ้าด้วยกระบวนการร่วมของการดูดซับผิว แล้วตามด้วยกระบวนการโคแอกูเลชัน โดยมีแนวความคิดแต่เริ่มการทดลองว่าการต่อลำดับหน่วยกระบวนการบำบัดก่อนหลังนั้นมีความสำคัญ และส่งผลต่อความเป็นไปได้ในการบำบัดฯทั้งด้านวิศวกรรมและการนำไปใช้งานจริง

ซึ่งการวิจัยนี้ได้เลือกใช้วัสดุคิบที่มีความเป็นไปได้ทางวิศวกรรม ทั้งสารที่มีจำหน่ายโดยทั่วไป เช่น แอกติเวทเต็ดคาร์บอนผง สารส้ม กรด ค่าง และโพลีเมอร์ เป็นต้น และสารที่ทิ้งแล้วหรือเป็นของเสียในกระบวนการอุตสาหกรรม เช่น เถ้าลอย เป็นต้น ดังนั้นในบทนี้จะได้กล่าวถึงแง่มุมและความรู้ที่ได้พบและเรียนรู้จากการทดลองในห้องปฏิบัติการวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม โดยแยกรายงานออกเป็นหน่วยกระบวนการบำบัดฯดังจะกล่าวต่อไปนี้

ศูนย์วิทยทรัพยากร

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

5.1 วิจารณ์ผลการทดลองการกำจัดข้อมรีแอกทีฟในน้ำเสียข้อมผ้าด้วยกระบวนการดูดซับผิว

5.1.1 แอกติเวทเต็ดคาร์บอนผง

ก. อิทธิพลของพีเอชต่อประสิทธิภาพกำจัดสีข้อมรีแอกทีฟด้วยแอกติเวเต็ดคาร์บอนผง

จากผลการทดลองดังได้กล่าวไว้ในบทที่ 4 พบว่าเมื่อใช้แอกติเวเต็ดคาร์บอนผงในการกำจัดสีรีแอกทีฟออกจากน้ำเสียข้อมผ้าทั้งโทนสีแดงและสีน้ำเงินนั้น ให้ประสิทธิภาพกำจัดสูงสุดที่พีเอชประมาณ 11-12.5 และน้ำเสียข้อมผ้าสังเคราะห์ซึ่งต้องมีการเติมโซดาแอสผสมอยู่ด้วยในกระบวนการข้อมนั้น ทำให้พีเอชของน้ำข้อมผ้าเริ่มต้นอยู่ที่ 11 กว่าๆ ดังนั้นจึงไม่มีความจำเป็นที่ต้องปรับพีเอชของน้ำข้อมผ้าก่อนการดูดติดสีด้วยแอกติเวเต็ดคาร์บอนผงแต่อย่างใด ในกรณีของการใช้แอกติเวเต็ดคาร์บอนผงในการกำจัดสีข้อมออกจากน้ำเสียข้อมผ้างดกล่าว

การที่ช่วงพีเอชที่ให้ประสิทธิภาพกำจัดสีข้อมสูงสุด สำหรับกำจัดสีข้อมออกจากน้ำเสียข้อมผ้าด้วยแอกติเวเต็ดคาร์บอนผง อยู่ใกล้กับช่วงพีเอชที่ผู้ผลิตสีข้อมฯ ได้แนะนำให้ใช้ในกระบวนการข้อมผ้าจริงนั้น ทำให้ตั้งข้อสังเกตว่าประเภทหรือชนิดของสีข้อมผ้านั้น น่าจะส่งผลต่อการเลือกใช้พีเอชสำหรับการกำจัดสีข้อมฯ ด้วยกระบวนการดูดติดสี เพราะดังได้กล่าวไว้ในบทที่ 2 แล้วว่า สภาวะที่เหมาะสมสำหรับการข้อมผ้าแต่ละชนิดด้วยสีข้อมชนิดต่างๆ นั้น ถูกกำหนดด้วยอุณหภูมิข้อม พีเอชข้อม เวลาแช่ผ้า และความเข้มข้นของเกลือ ที่แตกต่างกันไปตามประเภทสีข้อมและชนิดเส้นใย เป็นต้น แต่อย่างไรก็ตามพันธะบนเส้นใยผ้ากับพันธะที่มีอยู่บนผิวของแอกติเวเต็ดคาร์บอนนั้นเป็นพันธะที่แตกต่างกัน พันธะบนเส้นใยมักเป็นพันธะอินทรีย์ เช่น เอสเตอร์ อะครีริก โพลีแซคคาไรด์ โพลีเปปไทด์ เป็นต้น ในขณะที่พันธะบนผิวแอกติเวเต็ดคาร์บอนนั้นเกิดจากโครงสร้างของธาตุคาร์บอนที่มี 4 แขนเกาะกันเองอีกทั้งยังมีตัวแปรอื่นอีกมาก ทำให้ยังไม่สามารถสรุปความสัมพันธ์อะไรได้ในตอนนี้

ข. อิทธิพลของเวลาสัมผัสต่อประสิทธิภาพกำจัดสีข้อมรีแอกทีฟด้วยแอกติเวเต็ดคาร์บอน

จากผลการทดลองดังได้กล่าวไว้ในบทที่ 4 พบว่าเมื่อใช้แอกติเวเต็ดคาร์บอนผงในการกำจัดสีรีแอกทีฟออกจากน้ำเสียข้อมผ้าทั้งโทนสีแดงและสีน้ำเงินนั้น สำหรับในช่วงเวลาสัมผัสก่อน 3 นาทีนั้น เวลาสัมผัสที่เพิ่มขึ้นทำให้ประสิทธิภาพกำจัดสีข้อมออกจากน้ำเสียข้อมผ้าเพิ่มขึ้นด้วย เวลาสัมผัสที่ใช้ตั้งแต่ 3-60 นาทีนั้นให้ประสิทธิภาพกำจัดสีข้อมฯ ไม่แตกต่างอย่างมีนัยสำคัญ

แสดงว่าเมื่อใช้แอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงในการกำจัดสีรีแอกทีฟออกจากน้ำเสียข้อมผ้าฯ นั้น ถึงจุดอิควิลีเบียมเร็วมาก

การกำจัดสีรีแอกทีฟด้วยแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแล้วถึงจุดอิควิลีเบียมเร็วนี้ สามารถอธิบายได้ด้วยเหตุผล 2 ประการคือ 1.ขนาดของแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงที่เล็กมาก มีขนาดต่ำกว่า 325 เมช ทำให้มีพื้นที่สัมผัสกับน้ำเสียมาก เพราะอัตราเร็วการดูดซับผิวขึ้นกับการเอาชนะความหนาชั้นน้ำที่ล้อมรอบแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผง กอปรกับการแทรกตัวของสีเข้าไปในโพรง และ 2.ความปั่นป่วนซึ่งเกิดจากการกวนน้ำ 100 รอบ/นาที่นั้น สามารถลดการกีดขวางจากชั้นน้ำที่ล้อมรอบแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงลงได้มาก

ก. อิทธิพลของปริมาณแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงต่อประสิทธิภาพกำจัดสีรีแอกทีฟ

จากผลการทดลองดังได้กล่าวไว้ในบทที่ 4 พบว่าเมื่อใช้แอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงในการกำจัดสีรีแอกทีฟออกจากน้ำเสียข้อมผ้าโทนสีแดงนั้น ปริมาณแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงที่เพิ่มขึ้นสามารถเพิ่มประสิทธิภาพกำจัดกำจัดสีรีแอกทีฟได้ ถึง 94.31 % โดยใช้แอกติเวทเต็ดคาร์บอนผง 800 มก./ล.ที่พีเอช 11 การเพิ่มปริมาณแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงที่มากกว่านี้ไม่ทำให้ประสิทธิภาพกำจัดกำจัดสีเพิ่มขึ้น

ส่วนการใช้แอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงในการกำจัดสีรีแอกทีฟออกจากน้ำเสียข้อมผ้าโทนสีน้ำเงินนั้น ปริมาณแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงที่เพิ่มขึ้นสามารถเพิ่มประสิทธิภาพกำจัดกำจัดสีรีแอกทีฟได้ ถึง 95.07 % โดยใช้แอกติเวทเต็ดคาร์บอนผง 600 มก./ล.ที่พีเอช 11 การเพิ่มปริมาณแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงที่มากกว่านี้ไม่ทำให้ประสิทธิภาพกำจัดกำจัดสีเพิ่มขึ้น

ง. อิทธิพลของโทนสีช้อมต่อประสิทธิภาพกำจัดสีช้อมรีแอกทีฟด้วยแอกติเวตเตดคาร์บอน

ผง

จากผลการทดลองดังกล่าวไว้ในบทที่ 4 พบว่าเมื่อใช้แอกติเวตเตดคาร์บอนผงในการกำจัดสีรีแอกทีฟออกจากน้ำเสียช้อมผ้าทั้งโทนสีแดงและโทนสีน้ำเงินนั้น พบว่าสามารถกำจัดสีช้อมได้สูงสุดใกล้เคียงกันคือ 94-95% ทั้งสองโทนสี ต่างกันที่ปริมาณแอกติเวตเตดคาร์บอนผงที่ใช้ กล่าวคือ สีแดงใช้แอกติเวตเตดคาร์บอนผงถึง 800 มก./ล. ขณะที่สีน้ำเงินใช้แอกติเวตเตดคาร์บอนผง 600 มก./ล. สำหรับประสิทธิภาพกำจัด 94-95% ดังกล่าว

5.1.2 ถ้ำลอย

ก. อิทธิพลของพีเอชต่อประสิทธิภาพกำจัดสีช้อมรีแอกทีฟด้วยถ้ำลอย

จากผลการทดลองดังกล่าวไว้ในบทที่ 4 แสดงในกราฟ D1.1-D1.14 พบว่าพีเอชที่เหมาะสมในการกำจัดสีช้อมฯหรือลดค่าแอมชอบแบนท์เมื่อใช้ถ้ำลอยในถังต่างๆ กับน้ำเสียช้อมผ้าโทนสีแดงและโทนสีน้ำเงินนั้น ให้ค่าที่แตกต่างกันไป มีความไม่แม่นยำของข้อมูลอยู่มาก เป็นข้อมูลที่ไม่สามารถทำนายคุณสมบัติถ้ำลอยในครั้งต่อไปได้ หรือกล่าวอีกอย่างว่าเมื่อจำเป็นต้องนำถ้ำลอยไปใช้ในการกำจัดสีช้อมรีแอกทีฟ ในน้ำเสียช้อมผ้าด้วยกระบวนการดูดซับผิวซ้ำอีก การเลือกพีเอชที่เหมาะสมสำหรับนำถ้ำลอยมาใช้ในครั้งต่อไปนั้น ทำได้ยากและไม่มีความน่าเชื่อถือ

ที่จะนำไปใช้ แม้ว่าในขั้นตอนการปฏิบัติหรือใช้งานจริง อาจมีหน่วยงานเฉพาะทำหน้าที่สูบลตัวอย่างเด็ลลอยมาทดสอบหาพีเอชที่เหมาะสมทุกครั้งที่มีการขนส่งเด็ลลอยมายังระบบบำบัดก็ก็ตาม เพราะในข้อมูลผลการทดลองแสดงในกราฟ D1.1-D1.14 ได้แสดงให้เห็นแล้วว่า แม้เป็นเด็ลลอยในถังเดียวกันก็ตาม แต่ว่าเด็ลลอยอยู่ที่ตำแหน่งความสูงหรือระดับต่างกันในถังแต่ละถังก็ให้ผลการทดลองพีเอชที่เหมาะสมในการกำจัดสีแตกต่างกันไป

แม้ว่าเด็ลลอยทุกตัวอย่างที่สูบลมาทดลองนี้ มีพีเอชที่เหมาะสมสำหรับใช้ในการกำจัดสีซ็อมรีแอกทีฟในน้ำเสียซ็อมผ้าก็ตาม แต่ทว่าเป็นข้อมูลพีเอชที่เหมาะสมที่นำไปทำนายลักษณะเด็ลลอยเพื่อใช้ประโยชน์จากเด็ลลอยในรุ่นการขนส่งต่อๆ ไปไม่ได้

อย่างไรก็ตาม ดังผลการทดลองแสดงในกราฟ D1.1-D1.14 นั้น ตัวอย่างเด็ลลอยส่วนใหญ่เกือบทุกตัวอย่าง ได้ให้รูปแบบพีเอชที่ให้ประสิทธิภาพสูงสำหรับการกำจัดสีซ็อมรีแอกทีฟในน้ำเสียซ็อมผ้า ซึ่งเป็นรูปแบบพีเอชที่เหมาะสมจะนำไปสำหรับกำจัดสีซ็อมรีแอกทีฟดังกล่าว โดยการสังเกตจากกราฟ D1.1-D1.14 พบว่ารูปแบบพีเอชเหมาะสมดังกล่าวนี้มักเกิดขึ้นซ้ำๆ กัน ดังแสดงในรูปที่ 4.1

ในรูปที่ 4.1 แสดงให้เห็นว่ารูปแบบซ้ำๆ ของพีเอชที่เหมาะสมในการกำจัดสีซ็อมรีแอกทีฟในน้ำเสียซ็อมผ้าทั้งโทนสีแดงและโทนสีน้ำเงินด้วยเด็ลลอยที่มักเกิดขึ้นบ่อยๆ นั้น มีแนวโน้มและขอบเขตคล้ายอักษร M กล่าวคือ มีช่วงพีเอชอยู่สองช่วงที่มักให้ประสิทธิภาพการกำจัดสีซ็อม หรือให้เปอร์เซ็นต์ลดค่าแอมซ็อมเบนท์สูงกว่าช่วงอื่นๆ อย่างมีนัยสำคัญ ช่วงแรกคือช่วง A ซึ่งเป็นช่วงที่มีพีเอชอยู่ระหว่าง 4.3-5.4 โดยประมาณ และช่วงที่สองคือช่วง B ซึ่งเป็นช่วงที่มีพีเอชอยู่ระหว่าง 13.0-13.5 โดยประมาณ พีเอชทั้งสองช่วงดังกล่าวมักให้ประสิทธิภาพลดค่าแอมซ็อมเบนท์สูงสุดในแต่ละการทดลอง จากผลการทดลองทุกๆ การทดลองถ้าสังเกตดู มักพบว่าเกิดทั้งช่วง A และช่วง B ที่ให้ประสิทธิภาพกำจัดสีสูงอย่างมีนัยสำคัญในตัวอย่างเด็ลลอยเดียวกัน แต่จากช่วงพีเอชทั้งสองช่วงๆ โดจะให้ประสิทธิภาพสูงกว่าช่วงใดนั้นทำนายไม่ได้ อย่างไรก็ตามช่วง B มีแนวโน้มที่จะเกิดขึ้นบ่อยกว่าช่วง A หรือกล่าวอีกอย่างได้ว่า ช่วง B ให้ประสิทธิภาพการกำจัดสีซ็อมสูงสุดดีกว่าช่วง A ในขณะที่บางการทดลองมีเฉพาะช่วง B เท่านั้นที่ให้ประสิทธิภาพกำจัดสีสูงอย่างมีนัยสำคัญอยู่เพียงช่วงเดียว โดยที่ช่วง A ให้ประสิทธิภาพกำจัดไม่ต่างจากพีเอชช่วงอื่นอย่างเด่นชัด

จากรูปที่ 4.1 ขณะที่มีช่วงพีเอชที่มักให้ประสิทธิภาพกำจัดสีซ็อมสูงสุดอยู่สองช่วง คือ

ช่วง A และ ช่วง B ทว่าช่วงพีเอชแคบๆ ที่ให้ประสิทธิภาพกำจัดสีต่ำสุดนั้นบอกไม่ได้ บอกได้เพียงว่ามักเกิดขึ้นนอกช่วงสองช่วงดังกล่าว กล่าวคือ ประสิทธิภาพกำจัดสีข้อมๆต่ำสุดจะเกิดขึ้นที่พีเอชใดก็ได้ที่อยู่นอกช่วงพีเอชทั้งสองดังกล่าวที่ให้ประสิทธิภาพกำจัดสีสูงสุด

การปรับพีเอช ไปที่ช่วงพีเอช B (pH 13.0-13.5) นั้นน่าจะเหมาะสมมากกว่าการปรับไปที่พีเอชช่วง A (pH 4.3-5.4) เพราะเหตุว่า กรณีนี้อาจมีโลหะปนเปื้อนมากับแฉะลอย(จุลภาคผนวก B) ซึ่งในสภาพที่น้ำเสียข้อมผ้ามีสภาพเป็นกรดอาจส่งผลกระทบต่อคุณภาพน้ำเสียหลังบำบัดได้ อันเนื่องมาจากมีโลหะหนักจากแฉะลอยละลายลงสู่น้ำเสีย ในขณะที่น้ำเสียที่มีสภาพด่างสูงมากๆ นั้น การละลายของโลหะหนักจากแฉะลอยจะน้อยกว่า และโลหะส่วนใหญ่สามารถตกตะกอนผลึกกับไฮดรอกไซด์อยู่ในรูปตะกอนที่มีน้ำหนัก แล้วถูกกำจัดได้ด้วยการตกตะกอนหลังกระบวนการดูดซับด้วยเม็ดทราย จึงมีโอกาสสัมผัสหรือมีเวลาสัมผัสกับน้ำเสียน้อยกว่า

ข. อิทธิพลของเวลาสัมผัสต่อประสิทธิภาพกำจัดสีข้อมรีแอกทีฟด้วยแฉะลอย

จากผลการทดลองดังแสดงในบทที่ 4 พบว่าเวลาสัมผัสของแฉะลอยเพื่อใช้กำจัดสีรีแอกทีฟในน้ำเสียข้อมผ้าทั้งสองโหนดดังกล่าว มีข้อน่าสังเกตว่าปฏิกิริยาหรือกลไกในการกำจัดสีข้อมๆดังกล่าวนี้ เป็นกลไกของกระบวนการดูดซับเพียงกลไกเดียวหรือไม่ เพราะเหตุว่าขณะที่เวลาสัมผัสที่แฉะลอยใช้ในการกำจัดสีข้อมๆนั้นมีความแตกต่างกันอย่างสิ้นเชิง กรณีมีกลไกการดูดซับสีกำจัดสีเพียงกลไกเดียว ค่าเวลาสัมผัสที่หาได้ไม่ควรมีความแตกต่างกันมากนัก ซึ่งถ้าพิจารณาผลการทดลองแสดงในกราฟ D2.4 และ D2.5 ซึ่งจะพบว่าที่ 3 นาทีแรก แฉะลอยสามารถให้จุดที่เริ่มคงที่ของประสิทธิภาพกำจัดสี หรือหลังจาก 3 นาทีดังกล่าวแม้เพิ่มเวลาสัมผัสอีกก็ไม่สามารถเพิ่มประสิทธิภาพกำจัดสีได้อย่างมีนัยสำคัญ และถ้าย้อนกลับไปดูข้อมูลผลการทดลองหาเวลาสัมผัสที่เหมาะสมสำหรับการดูดซับด้วยแอกติเวเต็ดคาร์บอนผง (ดังแสดงในกราฟ c2.5-c2.12) พบว่าแอกติเวเต็ดคาร์บอนผงนั้นมีเวลาสัมผัสที่เริ่มให้ประสิทธิภาพกำจัดสีคงที่อยู่ที่ 3 นาที การที่แฉะลอยอาจจะใช้เวลาสัมผัสใกล้เคียงกับแอกติเวเต็ดคาร์บอนผง สำหรับเกิดกระบวนการดูดซับนั้นเป็นเรื่องที่เกิดได้ยาก ในขณะที่แฉะลอยเองมีเวลาสัมผัสที่เหมาะสมที่แตกต่างกัน

และหลากหลายมาก ดังนั้นมีความเป็นไปได้สูงที่อาจมีกลไกกำจัดสปีดอีกอันร่วมอยู่ด้วย ในการใช้
 ถ้ำลอยการจัดสีในน้ำเสียนอกจากกลไกการดูดซับผิวเพียงกลไกเดียว

แต่อย่างไรก็ตาม ถ้ำลอยนั้นยังมีคุณสมบัติในการกำจัดสีย้อมรีแอกทีฟในน้ำเสียย้อมผ้า
 ขณะที่พีเอชที่เหมาะสมเพื่อนำถ้ำลอยไปใช้นั้น สามารถเลือกด้วยเหตุผลจากความถี่ช่วงพีเอชที่ให้
 ประสิทธิภาพกำจัดสีสูงสุดบ่อยๆ และความปลอดภัยจากโลหะหนักที่อาจปนเปื้อนมากับถ้ำลอย
 ละลายลงสู่น้ำเสีย แต่เวลาสัมผัสที่เหมาะสมสำหรับนำถ้ำลอยไปใช้ประโยชน์ในการกำจัดสีในน้ำ
 เสีย นั้น ไม่สามารถถูกเลือกได้ด้วยเหตุผลของประสิทธิภาพกำจัดสีหรือจุดอิ่มตัวของถ้ำลอยได้
 เนื่องด้วยเหตุผลที่ได้กล่าวแล้วว่าอาจมีกลไกอื่นร่วมในการกำจัดสีนอกจากกลไกการดูดซับผิวใน
 การใช้ถ้ำลอย ส่งผลให้เวลาสัมผัสที่เหมาะสมสำหรับนำถ้ำลอยไปใช้ประโยชน์ในการกำจัดสีย้อม
 รีแอกทีฟในน้ำเสียย้อมผ้า นั้น มีค่าแตกต่างกันตั้งแต่ 3 นาที จนถึงกว่า 4 ชม. ในการสรุปเวลาที่
 เหมาะสมสำหรับนำไปใช้ในการทดลองครั้งนี้จึงไม่สามารถถูกกำหนดด้วยเหตุผลทางวิศวกรรมแต่
 เพียงอย่างเดียว แต่ทำโดยพิจารณาปัจจัยอื่นร่วมด้วย คือ ต้นทุนก่อสร้างและต้นทุนดำเนินการ ต้น
 ทุนก่อสร้างพิจารณาเปรียบเทียบกับกระบวนการกำจัดสีด้วยกลไกทางเคมีฟิสิกส์อื่นๆ โดยดูจาก
 เวลาพักน้ำ เช่น กลไกโคแอกกูเลชันนั้นมีถึงหรือบ่อกวนเร็วที่สั้นมากไม่เกิน 10 นาที ส่วนถังหรือ
 บ่อดกตะกอนมีกลไกที่ต้องใช้เวลาแตกต่างกันไป ในขณะที่เวลาสัมผัสสำหรับแอกติเวทเต็ด
 คาร์บอนผงเลือกไว้เท่ากับ 40 นาที เพื่อนำไปศึกษาหาปริมาณใช้ที่เหมาะสม ดังนั้นจึงสามารถ
 เลือกเวลาสัมผัสในการนำเอาถ้ำลอยไปใช้ประโยชน์ในการกำจัดสีที่ประมาณไม่เกิน 1 ชม. และ
 ไม่สั้นกว่า 40 นาทีซึ่งเป็นเวลาสัมผัสของแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผง โดยพิจารณาว่าคุณภาพของถ้ำ
 ลอยในการกำจัดสีในน้ำเสียย้อมผ้า นั้นต่ำกว่าแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผง และเวลาสัมผัสที่สูงเกินกว่า
 1 ชม. นอกจากทำให้อุปกรณ์และบ่อ/ถังที่ต้องใช้ในการกวนต้องมีขนาดใหญ่ไปด้วย ยังส่งผลให้
 ต้นทุนดำเนินการ เช่น ค่าไฟฟ้า ค่าดูแลรักษา ต้องสูงตามไปด้วย

ก. อิทธิพลของปริมาณถ้ำลอยต่อประสิทธิภาพกำจัดสีย้อมรีแอกทีฟ



จากผลการทดลองดังแสดงในบทที่ 4 พบว่าปริมาณที่เหมาะสมของแฉะลอยที่ใช้ในการกำจัดสีข้อมรีแอกทีฟในน้ำเสียข้อมผ้าทั้งสองโหนดดังแสดงในกราฟ D3.1-D3.8 ทำให้สรุปได้ว่าตัวอย่างแฉะลอยนั้นสามารถให้ประสิทธิภาพกำจัดสีข้อมสูงสุด แต่เป็นค่าหรือประสิทธิภาพที่นำไปใช้ในการทำนายประสิทธิภาพกำจัดสีข้อมฯ สำหรับแฉะลอยตัวอย่างอื่นไม่ได้

ง. กลไกที่เกิดขึ้นระหว่างใช้แฉะลอยในการกำจัดสีข้อมรีแอกทีฟในน้ำเสียข้อมผ้า

จากผลการทดลองแสดงในบทที่ 4 พบว่ากลไกที่เกิดขึ้นในระหว่างใช้แฉะลอยในการกำจัดสีข้อมรีแอกทีฟในน้ำเสียข้อมผ้า นั้นนอกจากการดูดติดผิวแล้วน่าจะมีกลไกกำจัดสีข้อมฯ กลไกอื่นร่วมด้วย

การที่ผลการทดลองหาพีเอชที่เหมาะสม เวลาสัมผัสที่เหมาะสมและปริมาณแฉะลอยที่เหมาะสมสำหรับกำจัดสีข้อมในน้ำเสียข้อมผ้า ให้ค่าที่แตกต่างกันไปแม้เป็นแฉะลอยจากถังใบเดียวกันนั้น ขอดังข้อสังเกตคว่าน่าจะเกิดจากอนุภาคของแฉะลอยที่มีลักษณะเป็นทรงกลมผิวเกลี้ยง และความหนาแน่นของแต่ละอนุภาคแฉะลอยแตกต่างกันอันเนื่องจากมีองค์ประกอบแตกต่างกัน ทำให้ระหว่างขนส่งด้วยรถยนต์จากโรงไฟฟ้ามายังห้องปฏิบัติการเกิดการสั่นสะเทือนได้ การสั่นสะเทือนนี้เองที่อาจส่งผลต่อการเรียงตัวของอนุภาคผิวเกลี้ยงทรงกลมและน้ำหนักไม่เท่ากันของแฉะลอยแบ่งออกเป็นชั้นๆ แยกตามน้ำหนัก ขนาด และความหนาแน่นของอนุภาค ดังนั้นเมื่อนำแฉะลอยมาใช้ ชั้นไหนที่มีความหนาแน่นสูงเนื่องจากมีโลหะ เช่น แมกนีเซียม แคลเซียม เฟอร์ไรต์ อลูมิเนียม ปนมาากชั้นนั้นก็จะมีโอกาสเกิดปฏิกิริยาออกซิเดชันรีดักชัน(redox) เนื่องจากมี Fe^{+2} จากแร่เฟอร์ไรต์ ปฏิกิริยาดกตะกอนผลึก(precipitation) เนื่องจากมี Aluminium Mg^{+2} Ca^{+2} Fe^{+3} ร่วมกับปฏิกิริยาโคแอกูเลชันได้ ดังสังเกตได้จากแฉะลอยสามารถตกตะกอนได้ดีมากแม้ไม่ต้องมีโคแอกูแลนต์ น้ำส่วนบนที่ได้ใสมากและไม่จำเป็นต้องใช้สารส้มสำหรับช่วยในการตกตะกอนอีกด้วย

ซึ่งที่กล่าวมานี้เป็นเพียงการสังเกตเท่านั้น ต้องการกระบวนการทางวิทยาศาสตร์ในการพิสูจน์อีกมาก การพิสูจน์ข้อสังเกตนี้ต้องใช้เวลา เครื่องมือและการทดลองอีกมาก เหมาะสมที่ผู้สนใจจะศึกษากันต่อไป

5.2 ไอโซเทอร์ม

จากผลการทดลองแสดงในบทที่ 4 พบว่ามีเพียงแอกติเวตเต็คาร์บอนผงเท่านั้น ที่มีข้อมูลเพียงพอและสามารถนำมาหาไอโซเทอร์มได้ ด้วยเหตุผลดังได้กล่าวแล้วข้างต้น และการวิจัยครั้งนี้ได้เลือกใช้ Freundlich ไอโซเทอร์ม สำหรับอธิบายความสามารถในการกำจัดสีของน้ำเสียของแอกติเวตเต็คาร์บอน ด้วยเหตุผลและข้อสมมติฐานที่ว่าบริเวณต่างๆบนพื้นผิวของแอกติเวตเต็คาร์บอนผงมีลักษณะไม่สม่ำเสมอ (heterogeneous) และมีความสามารถในการดูดซับแตกต่างกันไปของบริเวณต่างๆบนพื้นผิวเดียวกัน

จาก Freundlich Isotherm

$$x/m = kC^{1/n}$$

$$\text{หรือ } \log x/m = \log k + 1/n \log C$$

x = ผลต่างค่าแอบซอร์เบ้นท์ก่อนและหลังบำบัดของแต่ละบีกเกอร์, $A_i - A_o$

m = มวลแอกติเวตเต็คาร์บอนผงที่ใช้แต่ละบีกเกอร์, มก./ล.

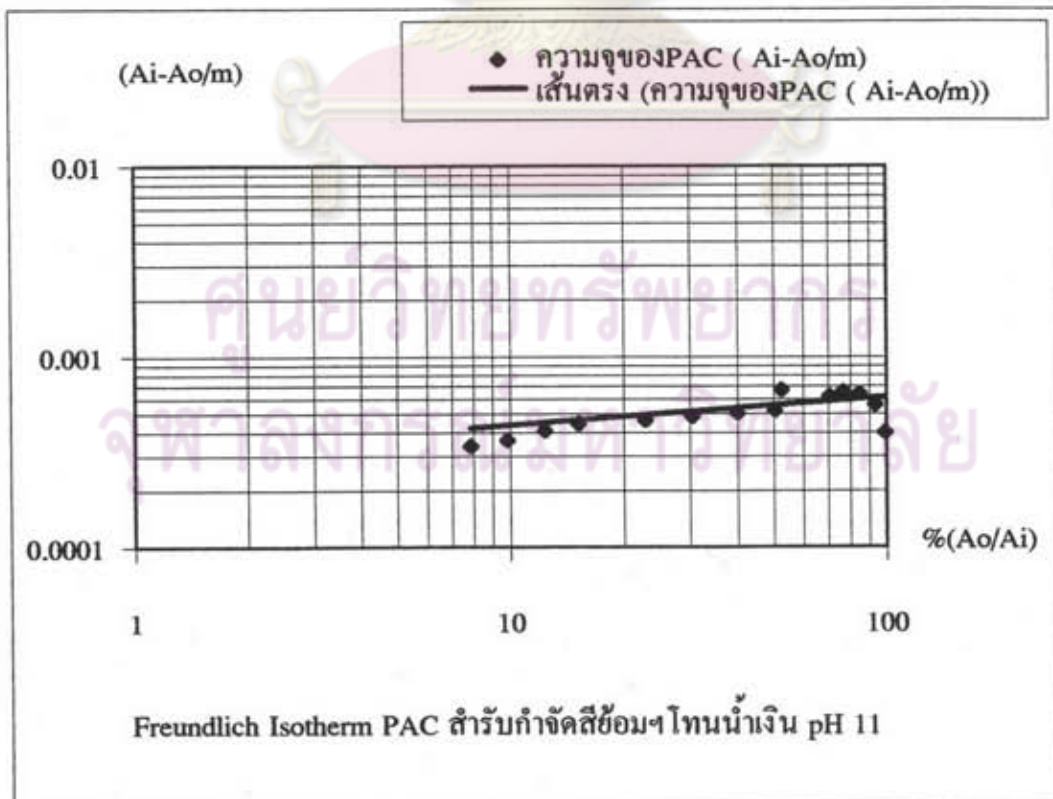
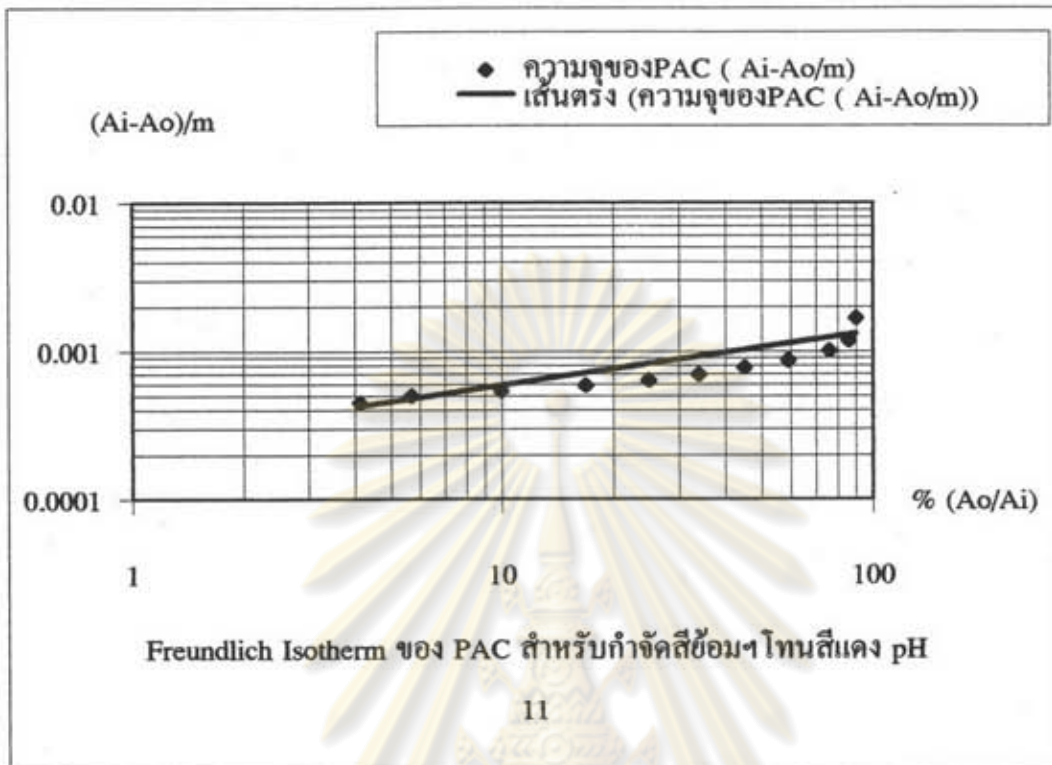
C = แอบซอร์เบ้นท์หลังบำบัด/ก่อนบำบัด, $\%(A_o/A_i)$

k, n = ค่าคงที่ ได้จากการทดลอง

ก. อิทธิพลของ โทนสีแดงที่มีต่อไอโซเทอร์ม

จากกราฟข้างล่างแสดงการหาไอโซเทอร์มของแอกติเวตเต็คาร์บอนผงสำหรับกำจัดสีของน้ำเสียของน้ำโทนสีแดง ณ ที่เอชประมาณ 11 ด้วย Freundlich Isotherm

จากราฟดังกล่าวได้ค่า $k = 0.000262$, ค่า $(A_i - A_o/m)$ ณ จุดที่ $\%(A_o/A_i)$ เท่ากับ 1
 $1/n = 0.3584$, slop ของกราฟ



ดังนั้น ไอโซเทอร์มของแอกติเวตเต็ดคาร์บอนผงสำหรับกำจัดสีข้อม โทนสีแดงเท่ากับ

$$\log x/m = \log(0.000262) + 0.3584 \log \%(A_o/A_i)$$

หรือ $\log x/m = -3.5817 + 0.3584 \log \%(A_o/A_i)$

ข. อิทธิพลของโทนสีน้ำเงินที่มีต่อไอโซเทอร์ม

จากกราฟข้างต้นแสดงการหาไอโซเทอร์มของแอกติเวตเต็ดคาร์บอนผงสำหรับกำจัดสีข้อมในน้ำเสียข้อมผ้าโทนสีน้ำเงิน ณ ที่เอชประมาณ 11 ด้วย Freundlich Isotherm

จากกราฟดังกล่าวได้ค่า $k = 0.000316$, ค่า $(A_i - A_o/m)$ ณ จุดที่ $\%(A_o/A_i)$ เท่ากับ 1
 $1/n = 0.1443$, slop ของกราฟ

ดังนั้น ไอโซเทอร์มของแอกติเวตเต็ดคาร์บอนผงสำหรับกำจัดสีข้อม โทนสีน้ำเงินเท่ากับ

$$\log x/m = \log(0.000316) + 0.1443 \log \%(A_o/A_i)$$

หรือ $\log x/m = -3.5000 + 0.1443 \log \%(A_o/A_i)$

จากไอโซเทอร์มของแอกติเวตเต็ดคาร์บอนผงสำหรับกำจัดสีข้อมรีแอกทีฟจากน้ำเสียข้อมผ้าทั้งโทนสีแดงและโทนสีน้ำเงิน สามารถวิจารณ์เปรียบเทียบได้ดังนี้

- ณ จุดเปอร์เซนต์สีข้อมเหลือในน้ำเสียหลังบำบัด ($\%(A_o/A_i)$) เท่ากับ 4-100% พบว่าแอกติเวตเต็ดคาร์บอนผงนี้มีความสามารถในการกำจัดสีข้อมรีแอกทีฟ เมื่อวัดด้วยค่าลดแอม

ขอบแบนที่ต่อมวลแอกติเวทเต็ครับอนผงที่ใช้ $(A_i - A_o)/m$ สำหรับกำจัดสีข้อมรีแอกทีฟโทนสีแดงสูงกว่าโทนสีน้ำเงิน หรือกล่าวอีกอย่างว่า ตลอดช่วงอิกวิลีเบียมใดๆความสามารถในการกำจัดสีข้อมฯของแอกติเวทเต็ครับอนผงกับโทนสีแดงสูงกว่ากำจัดโทนสีน้ำเงิน

- ค่า $1/n$ ในไอโซเทอร์มของแอกติเวทเต็ครับอนผงสำหรับกำจัดสีข้อมฯโทนสีแดงสูงกว่าโทนสีน้ำเงิน แสดงว่าความสามารถของแอกติเวทเต็ครับอนผงในการกำจัดสีข้อมฯ $(A_i - A_o)/m$ โทนสีแดงสูงกว่า ณ จุดที่สีข้อมฯเหลือในน้ำมาก เมื่อเทียบกับโทนสีน้ำเงิน หรือกล่าวอีกอย่างว่าถ้าใช้ปริมาณแอกติเวทเต็ครับอนผงน้อยๆในการกำจัดสีข้อมฯในน้ำเสิช้อมผ้านี้ประสิทธิภาพกำจัดสีข้อมฯ/มวลแอกติเวทเต็ครับอนผงที่มีต่อสีแดงสูงกว่าสีน้ำเงิน เมื่อใช้ปริมาณแอกติเวทเต็ครับอนผงในปริมาณน้อยเท่ากัน

- ค่าความชัน, $1/n$ ดังปรากฏในไอโซเทอร์มของแอกติเวทเต็ครับอนผงสำหรับกำจัดสีแดงสูงกว่าสำหรับกำจัดสีน้ำเงินตลอดช่วงอิกวิลีเบียมใดๆ กอรปกับไม่มีจุดตัดของเส้นไอโซเทอร์มของทั้งสองโทนสี และตำแหน่งของเส้นไอโซเทอร์มสำหรับกำจัดโทนสีแดงอยู่สูงกว่าเส้นของโทนสีน้ำเงิน แสดงว่าแอกติเวทเต็ครับอนผงนี้เหมาะสำหรับใช้กำจัดโทนสีแดงมากกว่าโทนสีน้ำเงิน เมื่อดูจากค่าความสามารถกำจัดสีต่อมวลแอกติเวทเต็ครับอนผง $(A_i - A_o)/m$ ที่มีต่อโทนสีแดงนั้นสูงกว่าโทนสีน้ำเงินตลอดช่วงอิกวิลีเบียมใดๆ

5.3 วิจารณ์ผลการทดลองการกำจัดสารคูดคิดผิวแขวนลอยในน้ำเสียฯ ด้วยกระบวนการโคแอกูเลชัน

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

5.3.1 สารส้ม

ก. อธิธิพลของพีเอชต่อประสิทธิภาพกำจัดแอกติเวทเต็ครับอนผงแขวนลอยด้วยสารส้ม

จากผลการทดลองดังกล่าวแล้วในบทที่ 4 พบว่าพีเอชที่เหมาะสมสำหรับกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอยในน้ำเสียข้อมผ้าทั้ง โทนสีแดงและ โทนสีน้ำเงิน โดยใช้กระบวนการโคแอกูเลชันด้วยสารส้มที่พีเอชประมาณ 6.4-7.6

การปรับพีเอชของน้ำเสียไปที่ 7.0 ก่อนเติมสารส้มนั้น จะเป็นการประหยัดปริมาณกรดซัลฟูริกที่ใช้ในการลดพีเอชน้ำเสียจาก 11 กว่าๆ ซึ่งเป็นพีเอชของน้ำเสียหลังจากกำจัดสีข้อมผ้าด้วยการดูดติดผิวด้วยแอกติเวทเต็ดคาร์บอน แต่อย่างไรก็ตามจากผลการทดลองดังแสดงในกราฟ A1.1.1 และ A2.1.1 พบว่าที่พีเอชประมาณ 6.4 และ 7.5 นั้นให้ประสิทธิภาพในการกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอยได้สูงสุดใกล้เคียงกันมาก

มีข้อสังเกตระหว่างการทดลองเพื่อหาพีเอชที่เหมาะสมสำหรับกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอยในน้ำเสียข้อมผ้าด้วยสารส้ม พีเอชของน้ำเสียหลังปฏิกิริยาโคแอกูเลชันนั้น สูงกว่าก่อนปฏิกิริยาโคแอกูเลชันเล็กน้อย ตัวอย่างเช่นพีเอชของน้ำเสียก่อนโคแอกูเลชันเท่ากับ 7.0 แต่พีเอชหลังโคแอกูเลชันเท่ากับ 7.44 รวมทั้งพีเอชจุดอื่นๆด้วย เช่น ที่พีเอช 5, 6, 8, 9 เป็นต้น ทั้งที่ตามทฤษฎีนั้นพีเอชของน้ำเสียหลังโคแอกูเลชันด้วยสารส้มควรต่ำกว่าพีเอชของน้ำเสียก่อนปฏิกิริยาโคแอกูเลชัน อันเนื่องจากอิออนของอลูมิเนียมที่มีประจุบวกนั้นสามารถจับกับด่างไฮดรอกไซด์ได้ 3 โมเลกุล ทำให้ปริมาณด่างในน้ำเสียลดลงส่งผลให้พีเอชต้องลดลงด้วย

การที่พีเอชของน้ำเสียหลังโคแอกูเลชันสูงขึ้นนี้สามารถอธิบายได้ดังนี้ คือ ในช่วงกระบวนการดูดติดผิวด้วยแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงนั้น มีการปรับพีเอชของน้ำข้อมผ้าไปที่ 11 กว่าๆ ด้วยการเติมโซดาแอสประมาณ 5000 มก./ล. ลงไปในน้ำข้อมผ้า ซึ่งปริมาณโซดาแอสที่มากมายนี้ถูกเติมไปเพื่อให้เป็นไปตามสูตรการข้อมผ้าด้วยสีข้อมรี แอททีฟตามคำแนะนำของผู้ผลิตสี กอปรกับพีเอชที่เหมาะสมสำหรับการกำจัดสีข้อมผ้าด้วยแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงนั้นอยู่ที่พีเอช 11 กว่าๆเช่นกัน น้ำส่วนบนหลังกระบวนการดูดติดผิวนี้นี้จึงมีพีเอช 11 กว่าๆด้วย และน้ำส่วนบนที่มีพีเอชสูงกว่า 11 นี้เองเมื่อนำมาปรับพีเอชด้วยกรดซัลฟูริกเพื่อให้ได้พีเอชเท่ากับ 7.0 ก่อนเติมสารส้ม นั้น การปรับพีเอชจาก 11 กว่าๆ ลงมาประมาณ 7.0 ได้กระทำในเวลาประมาณกว่า 30 นาทีต่อบีกเกอร์หนึ่งใบ ปัญหาที่พบคือทุกครั้งที่ปรับพีเอชได้เท่ากับ 7.0 แล้วทิ้งไว้สักประมาณ 2-3 นาที คือพีเอชแต่เดิมที่ปรับได้เท่ากับ 7.0 แล้วนั้นจะค่อยๆ สูงขึ้น และจะสูงอย่างนี้ไปเรื่อยๆ ซึ่งถ้าทิ้งไว้ข้ามคืนพีเอชก็จะสูงขึ้นไปถึง 7.8-8.1 ขึ้นอยู่กับว่าได้เติมกรดไปมากน้อยต่างกัน แม้ค่าพีเอชที่อ่าน

ได้ในตอนแรกนั้นเท่ากับ 7.0 แล้วก็ตาม การที่ไม่สามารถปรับพีเอชและรักษาระดับพีเอชให้ได้เท่ากับ 7.0 ก่อนการเติมสารส้มนั้น วิเคราะห์ว่าคงเกิดจากปริมาณโซดาแอาชที่เติมในปริมาณมากถึง 5000 มก./ล. ในตอนสังเคราะห์ตัวอย่างน้ำเสียตามสูตรการย้อมของผู้ผลิตสีย้อมๆ นั้นเอง หรือกล่าวอีกนัยว่าทุกครั้งที่อ่านค่าพีเอชของน้ำเสียที่มีการปรับมาที่พีเอชได้เท่ากับ 7.0 แล้วนั้น ยังคงมีค้างค้างอยู่ในน้ำเสียอยู่อีกในปริมาณเล็กน้อย แต่เพียงพอที่จะยกพีเอชของน้ำเสียหลังโคแอกูเลชันด้วยสารส้มไปที่พีเอช 7.44 หรือ 7 กว่าๆ นั้นเอง

ข. อิทธิพลของพีเอชต่อประสิทธิภาพกำจัดแฉวยลอยด้วยสารส้ม

จากผลการทดลองดังได้กล่าวแล้วในบทที่ 4 พบว่าพีเอชที่เหมาะสมสำหรับกำจัดแฉวยลอยในน้ำเสียย้อมผ้าทั้งโทนสีแดงและโทนสีน้ำเงิน โดยใช้กระบวนการโคแอกูเลชันด้วยสารส้มนั้นอยู่ที่พีเอชประมาณ 5-6

การปรับพีเอชของน้ำเสียไปที่ 5.0 ก่อนเติมสารส้มนั้น ทำโดยเติมกรดซัลฟูริกเพื่อลดพีเอชน้ำเสียจาก 13 กว่าๆ ซึ่งเป็นพีเอชของน้ำเสียหลังจากกำจัดสีย้อมๆ โดยกระบวนการดูดติดผิวด้วยแฉวยลอย แต่อย่างไรก็ตามจากผลการทดลองดังแสดงในกราฟ B1.1.1 และ B2.1.1 พบว่าที่พีเอชเหมาะสมอยู่ที่ประมาณ 5 กว่าๆ

มีข้อน่าสังเกตว่าการลดปริมาณแฉวยลอยในน้ำเสียด้วยสารส้มนั้นมีความจำเป็นหรือไม่ เพราะจากผลการทดลองพบว่าน้ำใสส่วนบนที่ได้หลังกระบวนการดูดติดผิวเพื่อกำจัดสีย้อมๆ ด้วยแฉวยลอยนั้นใสมาก แฉวยลอยมีการจมตัวดีและแน่น ส่วนที่เป็นน้ำใสส่วนบนและส่วนที่เป็นตะกอนแฉวยลอยนั้นแยกกันชัดเจน สามารถเห็นเป็นขอบแยกส่วนใสด้านบนและตะกอนแฉวยลอย ซึ่งต่างกับการตกตะกอนของแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงที่น้ำส่วนบนขุ่นมีสีดำ ตะกอนน้อยจมตัวไม่ดี ไม่แน่น

ส่วนเรื่องพีเอชที่เพิ่มขึ้นหลังกระบวนการโคแอกูเลชันเพื่อกำจัดแฉวยลอยด้วยสารส้ม สามารถอธิบายได้ด้วยเหตุผลเดียวกับที่เกิดกับกระบวนการโคแอกูเลชันเพื่อกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแฉวยลอยด้วยสารส้มดังได้กล่าวไว้ข้างต้นแล้ว ต่างกันตรงที่ต้องปรับพีเอชของน้ำเสีย

ให้ลดลงมาที่พีเอช 5.0 จากพีเอชเดิมที่สูงกว่า 13 เท่านั้น เพราะกระบวนการกำจัดสีด้วยกระบวนการดูดซับด้วยใช้ได้อลยนั้นต้องการพีเอชที่สูงกว่า 13

ก. อิทธิพลของพีเอชต่อการคลายกลับของสีข้อม(desorption) จากสารดูดซับสีน้ำเสีย

จากผลการทดลองดังแสดงไว้ในบทที่ 4 พบว่าช่วงพีเอชของน้ำเสียหลังกระบวนการโคแอกกูเลชันด้วยสารส้ม 5-9 นั้น ไม่ส่งผลต่อการคลายกลับ(desorption) ของสีข้อมจากแอกติเวตเต็ดคาร์บอนผงและได้อลยกลับลงสู่น้ำเสีย เมื่อวัดในรูปค่าแอมชอบแบนท์ของโทนสีแดงและโทนสีน้ำเงิน

แต่เดิมนั้นได้ตั้งวัตถุประสงค์ในการศึกษาว่ากระบวนการ โคแอกกูเลชันด้วยสารส้มจะส่งผลต่อการคลายกลับของสีข้อมหรือไม่ อันเนื่องมาจากกระบวนการ โคแอกกูเลชันนั้นอาจจะเป็นกระบวนการลดค่าศักย์ซีตาของอนุภาคของสารแขวนลอยหรือคอลลอยด์ในน้ำเสีย ผลการทดลองได้ออกมาว่าไม่เกิดการคลายกลับของสีข้อมแต่อย่างใด จากการวิเคราะห์คิดว่ากระบวนการโคแอกกูเลชันนี้น่าจะเกิดจากตะกอนผลึก(precipitate) ของอลูมิเนียมไฮดรอกไซด์ โดยมีแกนเป็นสารดูดซับสีข้อมหรืออาจมีการกวาดเอาอนุภาคของสารดูดซับสีข้อมแขวนลอยโดยเฉพาะแอกติเวตเต็ดคาร์บอนผงในน้ำเสียรวมมาด้วย ถือว่าเป็นการเพิ่มน้ำหนักของอนุภาคสารแขวนลอย

กระบวนการ โคแอกกูเลชันดังกล่าวถือเป็นการเพิ่มน้ำหนักด้วยตะกอนของอลูมิเนียมไฮดรอกไซด์ เพราะการลดศักย์ซีตานั้นจะเกิดยากมากในกรณีที่ใช้ความเร็วรอบสำหรับความเร็วคงที่ใช้ในการทดลองนี้ ดังนั้นโคแอกกูเลชันที่เกิดในการทดลองนี้ จึงมิได้เป็นกระบวนการ โคแอกกูเลชันโดยการลดศักย์ซีตาของอนุภาคแต่อย่างใด

สำหรับน้ำส่วนบนที่ได้จากกระบวนการดูดซับสีข้อมด้วยได้อลยนั้น มีลักษณะใสมากเนื่องจากได้อลยส่วนใหญ่จมตัวดีและแน่น ในกรณีนี้จึงไม่พบว่าการคลายกลับของสีข้อมจากได้อลยแต่อย่างใด

ง. อิทธิพลของปริมาณสารส้มต่อประสิทธิภาพกำจัดแอกติเวตเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอย



จากผลการทดลองดังกล่าวแสดงไว้ในบทที่ 4 พบว่าปริมาณสารส้มที่ต่ำกว่า 30 มก./ล. นั้น ปริมาณสารส้มที่เพิ่มขึ้นนั้นส่งผลโดยตรงต่อประสิทธิภาพกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอยในน้ำเสียทั้งโทนสีแดงและโทนสีน้ำเงิน ในการทดลองนี้พบว่าปริมาณสารส้ม 30 มก./ล. ให้ประสิทธิภาพกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนได้สูงสุด ปริมาณสารส้มที่มากกว่านี้จนถึง 60 มก./ล. ไม่ทำให้ประสิทธิภาพกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงเพิ่มขึ้นอย่างมีนัยสำคัญ

จ. อิทธิพลของปริมาณสารส้มต่อประสิทธิภาพกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอย

จากผลการทดลองดังกล่าวแสดงไว้ในบทที่ 4 พบว่าทั้งน้ำเสียโทนสีแดงและโทนสีน้ำเงินนั้น น้ำส่วนบนที่ได้จากการตกตะกอนแยกแอกติเวทเต็ดคาร์บอนออกในกระบวนการดูดซับคือนั้น มีลักษณะใสมาก ปริมาณสารส้มที่เพิ่มขึ้นมีแนวโน้มจะทำให้ความขุ่นเพิ่มขึ้น อันเนื่องมาจากไม่มีอนุภาคแอกติเวทเต็ดคาร์บอนเป็นแกนให้กับฟล็อกที่เกิดจากตะกอนอลูมิเนียมไฮดรอกไซด์ แต่อย่างไรก็ตามเมื่อวัดในรูปโทนสีค่าของแอกติเวทเต็ดคาร์บอนนั้น ปริมาณสารส้ม 30 มก./ล. นั้นให้ประสิทธิภาพกำจัดสีค่าได้สูงสุด แต่ก็เป็นค่าน้อยกว่า 3 % เนื่องจากที่ได้กล่าวแล้วว่า น้ำส่วนบนจากกระบวนการดูดซับคือนั้นมีลักษณะใสมาก ไม่จำเป็นต้องการสารส้มเพื่อกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนแต่อย่างไร การเพิ่มปริมาณสารส้มกลับส่งผลให้ความขุ่นสูงขึ้น

ถ้าคุณลักษณะสมบัติของแอกติเวทเต็ดคาร์บอนจะมีปริมาณของโลหะปะจุบวกปนมากหลายชนิด ซึ่งล้วนแต่เป็นโลหะที่อ่อนของมันเป็นสามารถจับกับค่าไฮดรอกไซด์อยู่ในรูปตะกอนได้ทั้งสิ้น ได้แก่ อลูมิเนียม แคลเซียม แมกนีเซียม เฟอร์รัส เป็นต้น ดังนั้นในสภาพที่เป็นค่าต่างๆ ช่วงกระบวนการดูดซับคือนั้นแอกติเวทเต็ดคาร์บอนซึ่งต้องใช้พีเอชสูงกว่า 13 นั้น โลหะเหล่านี้สามารถทำหน้าที่เป็นโคแอกกูแลนต์ที่ได้เป็นอย่างดี ส่งผลให้ตะกอนของแอกติเวทเต็ดคาร์บอนแน่น น้ำส่วนบนใสมากแม้ไม่ต้องเติมสารส้มเลย

ฉ. อิทธิพลของปริมาณสารส้มต่อการคลายกลับของสีขุ่น(desorption)

จากผลการทดลองแสดงในบทที่ 4 พบว่าปริมาณสารส้มที่เพิ่มขึ้นไม่ส่งผลต่อการคลายกลับของสีข้อมจากแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงสู่น้ำเสียทั้งสองโทนสี เพราะกระบวนการโคแอกูเลชันนั้นเป็นแบบหุ้มอนุภาค และไม่มีการเปลี่ยนแปลงของศักย์ซีตาด้วยสำหรับกระบวนการโคแอกูเลชันแบบนี้

จากผลการทดลองแสดงในบทที่ 4 พบว่าปริมาณสารส้มที่เพิ่มขึ้นไม่ส่งผลต่อการคลายกลับของสีข้อมจากแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงสู่น้ำเสียทั้งสองโทนสี เหตุผลดังได้กล่าวแล้วว่ากรณีของแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงก่อนเกือบหมด ไม่เหลือแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงให้กำจัดในช่วงโคแอกูเลชันด้วยสารส้ม ดังนั้นจึงไม่มีสีข้อมคลายกลับจากแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงเมื่อใช้โคแอกูเลชันกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผง กอรปกับกระบวนการโคแอกูเลชันด้วยสารส้มที่เกิดขึ้นเป็นแบบหุ้มอนุภาคด้วย ฟล็อกได้แต่ล้อมรอบแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงมาพร้อมกัน

ข. อิทธิพลของโทนสีข้อมต่อการคลายกลับของสีข้อม (desorption)

จากผลการทดลองในบทที่ 4 พบว่าน้ำเสียโทนสีแดงและโทนสีน้ำเงินไม่ก่อให้เกิดการคลายกลับของสีข้อม เมื่อมีการกำจัดสารดูดติดผิวแขวนลอยโดยใช้กระบวนการโคแอกูเลชันด้วยสารส้ม

5.3.2 สารส้มและโพลิเมอร์

ก. อิทธิพลของปริมาณโพลิเมอร์ต่อประสิทธิภาพกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอย

จากผลการทดลองใช้สารส้มและโพลิเมอร์ในการกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอยแขวนลอยในน้ำเสียข้อมผ้ดั่งแสดงไว้ในบทที่ 4 พบว่าปริมาณโพลิเมอร์ที่เพิ่มขึ้นไม่ทำให้ประ

ประสิทธิภาพกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอยในน้ำเสียโทนสีแดงและโทนสีน้ำเงินเพิ่มขึ้นแต่อย่างไร แต่พบว่าปริมาณโพลีเมอร์ที่เพิ่มขึ้นนั้นกลับส่งผลให้ประสิทธิภาพกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงลดลงอย่างมีนัยสำคัญ

การที่ประสิทธิภาพกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอยลดลงเมื่อเพิ่มปริมาณการใช้โพลีเมอร์ เป็นเพราะโพลีเมอร์ที่เติมลงไปร่วมกับสารส้มนั้นช่วยให้ฟล็อกของสารส้มและแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงมีขนาดใหญ่ขึ้น ฟล็อกกลุ่มใดมีโพลีเมอร์ช่วยก็จะจับตัวรวมกันมีขนาดใหญ่ตกตะกอนก่อน ดังนั้นจึงเสมือนกับลดเวลาการกวนช้าลง ฟล็อกที่มีขนาดเล็ก(pin floc) ยังไม่ทันเข้าร่วมตัวกับฟล็อกอื่น จึงยังมีค้างแขวนลอยอยู่ในน้ำเสีย ส่งผลให้น้ำเสียมีแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอยสูงกว่าการใช้สารส้มอย่างเดียว

ข. อิทธิพลของปริมาณโพลีเมอร์ต่อประสิทธิภาพกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอย

จากผลการทดลองใช้สารส้มและโพลีเมอร์ในการกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอยในน้ำเสียข้อมผ้า ดังแสดงไว้ในบทที่ 4 พบว่าปริมาณโพลีเมอร์ที่เพิ่มขึ้นไม่ทำให้ประสิทธิภาพกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอยในน้ำเสียเพิ่มขึ้นทั้งโทนสีแดงและโทนสีน้ำเงิน ดังเหตุผลได้กล่าวแล้วว่าน้ำส่วนบนจากระบวนการดูดซับมีลักษณะใสมาก ไม่จำเป็นต้องใช้โคแอกกูเลชันด้วยโคแอกกูแลนท์ใดๆเลย

ค. อิทธิพลของโพลีเมอร์ต่อการคลายกลับของสีข้อมผ้า (desorption)

จากผลการทดลองใช้สารส้มและโพลีเมอร์ในการกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอยและแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอยในน้ำเสียข้อมผ้า ดังแสดงไว้ในบทที่ 4 พบว่าปริมาณโพลีเมอร์ที่เพิ่มขึ้นไม่ทำให้เกิดการคลายกลับของสีข้อมผ้าจากแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงและแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผง ส่วนน้ำเสียทั้งโทนสีแดงและโทนสีน้ำเงิน

แอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอยนั้น เมื่อถูกหุ้มหรือกวดด้วยฟล็อกของสารส้มแล้วจึงถูกเชื่อมด้วยโพลีเมอร์ เนื่องจากโพลีเมอร์ทำหน้าที่เป็นสะพานเชื่อมระหว่างฟล็อกเข้าด้วยกันให้มี

ขนาดใหญ่ขึ้น ดังนั้นจึงไม่มีกลไกหรือปฏิกิริยาใดที่เกี่ยวข้องหรือส่งผลกับการคลายกลับของสี่
ย้อม

ถ้าลายนั้นคงได้กล่าวแล้วว่า ไม่จำเป็นต้องใช้กระบวนการ โคนแอกลูชันสำหรับกำจัดเด้า
ลอยแต่อย่างไร เนื่องจากเด้าลอยส่วนใหญ่ตกตะกอนหมดแล้ว ดังนั้นเมื่อวัดการคลายกลับสี่ย้อม
จากเด้าลอยแล้วจึงไม่พบการคลายกลับของสี่แต่อย่างไร การเติมโพลีเมอร์นั้นจึงไม่มีผลไปถึงเด้า
ลอย สี่ย้อมที่ถูกกำจัดไปในช่วงจุดติดผิวได้ตกตะกอนไปพร้อมกับเด้าลอยจึงไม่มีโอกาสคลายกลับ

ง. อิทธิพลของโตนสี่ย้อมต่อการคลายกลับของสี่ย้อม (desorption)

จากผลการทดลองใช้สารส้มและโพลีเมอร์ในการกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอย
และเด้าลอยแขวนลอยในน้ำเสียย้อมผ้าดังได้แสดงไว้ในบทที่ 4 พบว่าโตนสี่ย้อมทั้งโตนสี่แดงและ
สีน้ำเงินไม่ส่งผลต่อการคลายกลับของสี่ย้อม (desorption) เมื่อมีการใช้สารส้มและโพลีเมอร์ใน
การกำจัดแอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงแขวนลอย และเด้าลอยแขวนลอยในน้ำเสียย้อมผ้าแต่อย่างไร
เหตุผลคงได้กล่าวไปแล้วก่อนหน้านี้

5.4 การประมาณค่าใช้จ่ายสารเคมีในการบำบัด

ในการพิจารณาค่าใช้จ่ายสำหรับการกำจัดนั้นจะประกอบไปด้วยค่าใช้จ่าย 2 ประเภท คือ
ค่าใช้จ่ายคงที่หรือค่าใช้จ่ายลงทุน ซึ่งประกอบไปด้วยค่าก่อสร้าง ค่าอุปกรณ์ ค่าติดตั้งและเริ่มเดิน
ระบบ ค่าที่ดิน ฯลฯ เป็นต้น และค่าใช้จ่ายแปรผันหรือดำเนินการ เช่น ค่าสารเคมี ค่าพลังงาน ค่า
บำรุงรักษาระบบหรืออุปกรณ์ เงินเดือนผู้ทำงานประจำ ฯลฯ เป็นต้น และในการทดลองครั้งนี้ได้มี
การเก็บข้อมูลดิบบางประเภทซึ่งสามารถนำมาใช้เป็นข้อมูลในการคำนวณค่าใช้จ่ายแปรผันบาง
ประเภทได้นั้นคือ ค่าใช้จ่ายด้านสารเคมี

วิธีคำนวณค่าใช้จ่ายคงที่คงได้กล่าวแล้วว่าประกอบด้วย ค่าที่ดิน ค่าก่อสร้าง ค่าอุปกรณ์ ค่าติดตั้งอุปกรณ์ ฯลฯ นั้น ส่วนนี้เป็นเป็นค่าใช้จ่ายที่มีความสัมพันธ์กับตัวแปรมากมาย เช่น ปริมาณหรืออัตราการไหลของน้ำเสีย ความเข้มข้นของเสียในน้ำเสีย ทำเลที่ตั้ง การใช้ที่ดินหรือประเภทระบบบำบัดปฐมภูมิ/ทุติยภูมิซึ่งส่งผลต่อการใช้ที่ดิน ชนิดอุปกรณ์ ระยะทางจากระบบบำบัดฯ ไปยังจุดผลิตของเสีย ระยะทางจากระบบบำบัดฯ ไปยังจุดทิ้งน้ำ ฯลฯ เป็นต้น

ส่วนค่าใช้จ่ายแปรผันยกตัวอย่างเช่นค่าพลังงานในการเดินระบบฯนั้นมีความสัมพันธ์กับตัวแปรดังต่อไปนี้ คือ ปริมาณหรืออัตราไหลน้ำเสีย รูปร่างทางเรขาคณิตของถังหรือบ่อปฏิบัติการ ประสิทธิภาพของอุปกรณ์ที่ใช้พลังงาน ชนิดอุปกรณ์ที่ใช้พลังงาน ประเภทระบบบำบัดปฐมภูมิ/ทุติยภูมิ ฯลฯ เป็นต้น ส่วนค่าใช้จ่ายบำรุงรักษาระบบบำบัด และเงินเดือนนั้นส่วนหนึ่งขึ้นกับตัวแปรทางวิศวกรรม เช่น ขนาดของระบบบำบัดฯ ประเภทระบบและอุปกรณ์ ขนาดและจำนวนอุปกรณ์ ฯลฯ อีกส่วนขึ้นกับตัวแปรทางเศรษฐศาสตร์และสังคม เช่น มาตรฐานการครองชีพ ซึ่งขึ้นกับทำเลที่ตั้งของระบบบำบัดฯอีกด้วย เป็นต้น

ดังนั้นการวิจัยครั้งนี้จึงได้รวบรวมข้อมูลบางประเภท ที่สามารถกระทำได้ในห้องปฏิบัติการ น้ำเสียของภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม คือ ปริมาณการใช้สารเคมี มาคำนวณและสรุปเป็นแนวทางของค่าใช้จ่ายด้านสารเคมี สำหรับการนำกระบวนการบำบัดเสียอ้อมรีแอกทีฟด้วยกระบวนการร่วมของการดูดซับและโคแอกูเลชัน

ก่อนพิจารณาถึงค่าใช้จ่ายด้านสารเคมีนี้ต้องทำความเข้าใจก่อนว่า เป็นค่าใช้จ่ายสารเคมีสำหรับการบำบัดน้ำเสียสังเคราะห์ที่ได้กระทำไปตามขั้นตอนและกระบวนการวิจัยนี้เท่านั้น มิได้เป็นตัวแทนค่าใช้จ่ายสารเคมีที่ตายตัวสำหรับน้ำเสียข้อมคำทั้งหมดทุกโรงงาน เพราะน้ำเสียจากแต่ละโรงงานมีองค์ประกอบและความเข้มข้นที่แตกต่างกันไป ไม่จำเป็นต้องเหมือนกับน้ำเสียสังเคราะห์ดังพบในการวิจัยนี้ การนำค่าใช้จ่ายด้านสารเคมีที่ได้จากการวิจัยนี้ไปใช้นั้นต้องมีความเข้าใจถึงสภาพ ลักษณะและภาวะการณ์ของน้ำเสียแต่ละโรงงานว่ามีความแตกต่างกันไป

ตารางที่ 5.1 ราคาและความบริสุทธิ์ของสารเคมีในเชิงพาณิชย์ พ.ศ. 2539

ชนิด	ความบริสุทธิ์	ราคา
กรดซัลฟูริก	98%	3.8 บาท/กิโลกรัม
โซเดียมไฮดรอกไซด์	50%	6.5 บาท/กิโลกรัม
สารส้ม	90%	5.0 บาท/กิโลกรัม
แอกติเวตเต็ดคาร์บอนผง	-	34 บาท/กิโลกรัม

ราคาสารเคมีที่แสดงไว้ข้างต้นนี้สำหรับสารเคมีที่ใช้บำบัดแล้วได้ผลเท่านั้น ดังนั้นถ้าลอยและโพลีเมอร์คังได้แสดงในผลการทดลองนั้นสรุปได้ว่าไม่ควรนำมาใช้ จึงมิได้แสดงราคาและวิธีคิดราคาสำหรับสารเคมีทั้งสองนี้

กรดซัลฟูริก

กรดซัลฟูริกในเชิงพาณิชย์ความบริสุทธิ์ 98% ราคา 3.80 บาท/กิโลกรัม

กรดซัลฟูริกในเชิงพาณิชย์ความบริสุทธิ์ 98% ที่ 66.0 B'e หนัก 1836 กรัม/ลิตร

กรดซัลฟูริกที่ใช้ในห้องปฏิบัติการเป็น AR grade 98%

ในการทดลองกรดซัลฟูริกที่ใช้มีทั้ง 6 นอร์มัล และ 0.2 นอร์มัล

กรดซัลฟูริก 6 นอร์มัล 1 ลิตร ใช้กรด 98% 0.167 ลิตร

ดังนั้นกรด 6 นอร์มัล 1 ลิตร

$$\text{ราคา} = (0.167 \text{ ลิตร}) \times (1836 \text{ กรัม/ลิตร}) \times (3.80/1000 \text{ บาท/กรัม})$$

$$= 1.165 \text{ บาท/ลิตร}$$

ถ้าใช้กรดซัลฟูริก 6 นอร์มัลในเชิงพาณิชย์ 1 มล. ปรับสภาพน้ำเสีย 1 ลบ.ม. คิดราคาเป็น 1.165×10^{-3} บาท

ถ้าใช้กรดซัลฟิวริก 0.2 นอร์มัลในเชิงพาณิชย์ 1 มล.ปรับสภาพน้ำเสีย 1 ลบ.ม.คิดราคา เป็น 0.039×10^{-3} บาท

โซเดียมไฮดรอกไซด์

โซเดียมไฮดรอกไซด์ในเชิงพาณิชย์ความบริสุทธิ์ 50% ราคา 6.5 บาท/กิโลกรัม

โซเดียมไฮดรอกไซด์ในเชิงพาณิชย์ความบริสุทธิ์ 50% ที่ 49.9 B'e หนัก 1525 กรัม/ลิตร

โซเดียมไฮดรอกไซด์ที่ใช้ในห้องปฏิบัติการเป็น AR grade 98%

โซเดียมไฮดรอกไซด์ในการทดลองที่ใช้มีทั้งทั้ง 6 นอร์มัล และ 0.2 นอร์มัล

โซเดียมไฮดรอกไซด์ 6 นอร์มัล AR grade มีเนื้อสาร 240 กรัม/ลิตร

ดังนั้นโซเดียมไฮดรอกไซด์ 6 นอร์มัล 1 ลิตร ราคา

$$= (240 \text{ กรัม/ลิตร}) \times (98\%/50\%) \times (6.5/1000 \text{ บาท/กรัม})$$

$$= 3.06 \text{ บาท/ลิตร}$$

ถ้าใช้โซเดียมไฮดรอกไซด์ 6 นอร์มัลในเชิงพาณิชย์ 1 มล. ปรับสภาพน้ำเสีย 1 ลบ.ม. คิด เป็น 3.06×10^{-3} บาท

ถ้าใช้โซเดียมไฮดรอกไซด์ 0.2 นอร์มัลในเชิงพาณิชย์ 1 มล.ปรับสภาพน้ำเสีย 1 ลบ.ม.คิด เป็น 0.102×10^{-3} บาท

ศูนย์วิทยทรัพยากร

สารส้ม จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

สารส้มเชิงพาณิชย์ $[\text{Al}_2(\text{SO}_4)_3 \cdot 14\text{H}_2\text{O}]$ 90% ราคา 5 บาท/กิโลกรัม

สารส้มห้องปฏิบัติการ $[\text{Al}_2(\text{SO}_4)_3 \cdot 16\text{H}_2\text{O}]$ 1 มก./ล. = 0.94 มก./ล. $[\text{Al}_2(\text{SO}_4)_3 \cdot 14\text{H}_2\text{O}]$

ความบริสุทธิ์ของสารส้มเชิงพาณิชย์ $[\text{Al}_2(\text{SO}_4)_3 \cdot 14\text{H}_2\text{O}]$ = 90% โดยน้ำหนัก

ดังนั้น $[\text{Al}_2(\text{SO}_4)_3 \cdot 16\text{H}_2\text{O}]$ 1 มก./ล. = $0.94/0.9$ มก./ล. $[\text{Al}_2(\text{SO}_4)_3 \cdot 14\text{H}_2\text{O}]$

$$= 1.044 \text{ มก./ล.ของสารส้มเชิงพาณิชย์}$$

$$\begin{aligned} \text{สารส้มเชิงพาณิชย์ } [Al_2(SO_4)_3 \cdot 14H_2O] \text{ 1.044 กรัม} &= (5 \times 10^{-3} \text{ บาท/กรัม}) \times (1.044 \text{ กรัม}) \\ &= 0.52 \text{ สตางค์} \end{aligned}$$

หมายความว่าสารส้มห้องปฏิบัติการ 1 กรัม/ลบ.ม. เท่ากับปริมาณ 1.044 ก./ลบ.ม.ของสารส้มเชิงพาณิชย์ซึ่งคิดเป็นราคาเท่ากับ 5.2×10^{-3} บาท/1 ลบ.ม.น้ำเสีย

แอกติเวทเต็ดคาร์บอนผง

$$\begin{aligned} \text{แอกติเวทเต็ดคาร์บอนผงรุ่น YAO H M325} \quad \text{ราคา 34 บาท/กิโลกรัม} \\ \text{PAC 1 กรัม/1 ลบ.ม.น้ำเสีย} \quad \text{ราคา} &= (34 \times 10^{-3} \text{ บาท/กรัม}) \times (1 \text{ กรัม/1 ลบ.ม.}) \\ &= 0.034 \text{ บาท/1 ลบ.ม.} \end{aligned}$$

ตารางที่ 5.2 สรุปราคาสารเคมี

สารเคมี	ปริมาณสารเคมี	(บาท/ลบ.ม.)
กรดซัลฟูริก 6 นอร์มัล	1 มล. ปรับสภาพน้ำเสีย 1 ลบ.ม.	1.165×10^{-3}
กรดซัลฟูริก 0.2 นอร์มัล	1 มล.ปรับสภาพน้ำเสีย 1 ลบ.ม.	0.039×10^{-3}
โซเดียมไฮดรอกไซด์ 6 นอร์มัล	1 มล. ปรับสภาพน้ำเสีย 1 ลบ.ม.	3.06×10^{-3}
โซเดียมไฮดรอกไซด์ 0.2 นอร์มัล	1 มล.ปรับสภาพน้ำเสีย 1 ลบ.ม.	0.102×10^{-3}
สารส้ม	1 กรัม/1 ลบ.ม.น้ำเสีย	5.2×10^{-3}
แอกติเวทเต็ดคาร์บอนผง	1 กรัม/1 ลบ.ม.น้ำเสีย	0.034

ตารางที่ 5.3 ราคาสารเคมีในกระบวนการร่วมของการดูดติดผิวด้วยPACและโคแอกูเลชันด้วยสารส้ม

น้ำเสีย	กรดซัลฟูริก (บาท/ลบ.ม.)	สารส้ม (บาท/ลบ.ม.)	แอกติเวทเต็ดคาร์บอนผง (บาท/ลบ.ม.)	รวม (บาท/ลบ.ม.)
โทนสีแดง	8.74	0.16	27.20	36.10
โทนสีน้ำเงิน	8.74	0.16	20.40	29.30