## 198209

งานวิจัยนี้เป็นการศึกษาการกำจัดที่โอซีในน้ำเสียอุตสาหกรรมข้อมผ้าด้วยกระบวนการ โกแอกกูเลชันร่วมกับกระบวนการดูดซับ ในการศึกษาครั้งนี้ใช้น้ำเสียสีข้อมรวมจากอุตสาหกรรม ข้อมผ้าเป็นน้ำเสียตัวอย่าง โดยทำการศึกษาการกำจัดที่โอซีด้วยกระบวนการ โดแอกกูเลชัน ซึ่งทำ การทดลองแบบ Jar Test โดยใช้สาร โดแอกกูแลนท์ 3 ชนิด คือ สารส้ม เฟอร์ริกคลอไรด์และ เฟอร์รัสซัลเฟต และการดูดติดด้วยถ่านกัมมันต์ โดยใช้ตัวกลาง 2 ชนิด ได้แก่ถ่านกัมมันต์บิทูมินัส (F300) และถ่านกัมมันต์กะลามะพร้าว (C1000) ทำการทดลองทั้งแบบไม่ต่อเนื่องและแบบต่อเนื่อง

จากผลการศึกษาพบว่าน้ำเสียสีข้อมรวมที่นำมาใช้ในการทคลองนี้มีก่าทีโอซีเริ่มต้นเท่ากับ 420 มก./ล. กระบวนการ โคแอกกูแลชั่น โคยใช้สารส้มสามารถกำจัดทีโอซีได้ดีที่สุด โดยปริมาณ สารส้มที่เหมาะสมคือ 200 มก./ล. ภายใต้สภาวะควบคุมก่าที่ พีเอช เท่ากับ 5 มีประสิทธิภาพในการ กำจัด ทีโอซี เท่ากับ 81.1%.

ในส่วนของการศึกษาการดูดซับโดยถ่านกัมมันต์แบบไม่ต่อเนื่องพบว่าค่า พีเอช และค่าที โอซีเริ่มต้นในน้ำเสียสีข้อมรวมไม่มีผลต่อเวลาสัมผัสที่จุดสมดุล โดยพบว่าเวลาสัมผัส ณ จุดสมดุล ของถ่านกัมมันต์ทั้ง 2 ชนิด อยู่ที่ 2 ชั่วโมง ส่วนค่าความสามารถในการดูดติดทีโอซีของถ่านกัม มันต์ทั้ง 2 ชนิด พบว่า เมื่อค่า พีเอช มีค่าลดลงค่าความสามารถในการดูดติดทีโอซีมีค่าเพิ่มขึ้น ซึ่ง สามารถอธิบายได้ด้วยสมการของ Freundlich และสามารถกล่าวได้ว่าถ่าน กัมมันต์ F300 มี ความสามารถในการดูดติดทีโอซีมากกว่าถ่านกัมมันต์ C1000

สำหรับการศึกษาแบบต่อเนื่องของการดูดติดทีโอซีโดยใช้ถ่านกัมมันต์ F300 และถ่านกัม มันต์ C1000 โดยทำการทดลองผ่านน้ำเสียเข้าถังปฏิกิริยาที่ต่อแบบอนุกรมจำนวน 4 ถัง พบว่า เมื่อ เพิ่มอัตราการไหลของน้ำเสียสีรวมจาก 2.0 ถึง 8.0 ลิตร/ชั่วโมง ก่าความสามารถในการดูดติดทีโอซี และก่า EBTC มีก่าลดลงและเมื่อนำข้อมูลที่ได้มาคำนวณโดยใช้สมการของ Bohart-Adams พบว่ากวามยาว MTZ มีก่าเพิ่มขึ้นเมื่ออัตราการไหลมีก่าเพิ่มขึ้น และถ่านกัมมันต์ F300 มี กวามสามารถในการดูดติดทีโอซีสูงกว่าถ่านกัมมันต์ C1000 โดยมีก่าเท่ากับ 36.63 และ 8.58 มก./ ก. สำหรับถ่านกัมมันต์ F300 และ C1000 ตามลำดับ

## 198209

The objective of this study was to determine TOC removal from textile industrial wastewater by coagulation combined with adsorption. Textile dye wastewater from textile industry was used in this study. Coagulations in Jar-Test experiment using three coagulants (alum, ferric chloride and ferrous sulfate) with batch adsorption and fixed-bed adsorption columns in series were performed. Bituminous (F300) and coconut shell (C1000) were utilized as absorbents in adsorption experiments.

The results show that TOC of textile dye wastewater of about 420 mg/L was observed. When TOC removal by alum, ferric chloride and ferrous sulfate coagulations was taken into the consideration, alum was the suitable coagulant for removing TOC in which the optimal condition was obtained at alum dosage of about 200 mg/L and controlled pH at 5. At this condition, the TOC was removed by 81.1 %.

In regard to the results of batch experimental, pH and initial TOC of textile dye wastewater did not significantly affected the equilibrium contact time of activated carbon. The equilibrium contact time of both bituminous (F300) and coconut shell (C1000) activated carbon was equal to 2 hours. By considering the adsorptive capacity, the adsorptive capacity of both bituminous (F300) and coconut shell (C1000) gradually increased when pH decreased. It could be explained by using the Freundlich isotherm since the TOC adsorption results of this two adsorbent were well fit with Freundlich isotherm. In addition, F300 has a moderately high adsorptive capacity of TOC when compared with that of C1000.

With reference to the fix-bed columns in series experiment in which the textile dye wastewater was feed into four the fix-bed columns in series. When the flow rate of textile dye wastewater was increased from 2.0 to 8.0 L/hr, the percent removal of TOC and the empty bed contact time (EBTC) were considerably decreased. By applied the obtained results to the Bohart-Adam equation, mass transfer zone (MTZ) increased with increased of flow rate. In addition, the adsorptive capacity of F300 of 36.63 mg./g. was moderately higher than that of C1000 of 8.58 mg./g.