



การใช้สารพอลิอิเล็กโทรไลต์ในระบบการกรองโดยตรง

นางสาว พุณศิริ ตันติวรานนท์

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต

ภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม

บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย


พ.ศ. 2534

ISBN 974-579-252-7

ลิขสิทธิ์ของบัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

017553 117889218

USES OF POLYELECTROLYTES IN DIRECT FILTRATION SYSTEM



Miss Poonsiri Tantiwarapan

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

A Thesis Submitted in Partial Fullfillment of the Requirements
for the Degree of Master of Engineering
Department of Environmental Engineering
Graduate School

Chulalongkorn University


1991

ISBN 974-579-252-7

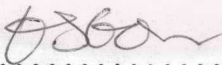



หัวข้อวิทยานิพนธ์ การใช้สารพอลิอิลิกโทโรไลต์ในระบบการกรองโดยตรง
โดย นางสาว พูนศิริ ตันติวรานันท์
ภาควิชา วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม
อาจารย์ที่ปรึกษา รองศาสตราจารย์ ดร. มั่นสิน ตันกุลเวศม์

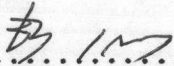
บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย อนุมัติให้บัณฑิตวิทยาลัยฉบับนี้ เป็นส่วนหนึ่ง
ของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิทยาศาสตรบัณฑิต

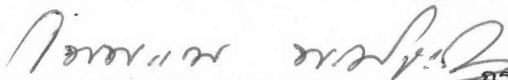

.....คณบดีบัณฑิตวิทยาลัย
(ศาสตราจารย์ ดร. ถาวร วิชาภัย)

คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์


.....ประธานกรรมการ
(ศาสตราจารย์ ดร. ชงชัย พรรณสวัสดิ์)


.....อาจารย์ที่ปรึกษา
(รองศาสตราจารย์ ดร. มั่นสิน ตันกุลเวศม์)


.....กรรมการ
(รองศาสตราจารย์ ดร. ชีระ เกรอต)


.....กรรมการ
(รองศาสตราจารย์ ไนพรณ พรประภา)

พิมพ์ต้นฉบับบทคัดย่อวิทยานิพนธ์ภายในกรอบสี่เหลี่ยมนี้เพียงแผ่นเดียว

ทุนศิริ ดันติวราพันธ์ : การใช้สารพอลิอิเล็กโทรไลต์ในกระบวนการกรองโดยตรง (USES OF POLYELECTROLYTES IN DIRECT FILTRATION SYSTEM) อ.ที่ปรึกษา รศ.ดร.มันสิน คีฬาคเวศม์, 154 หน้า. ISBN. 974-579-252-7

งานวิจัยนี้ประกอบด้วยสองส่วนได้แก่ การทดลองใช้ค่าดัชนีการกรองเพื่อหาสารที่เหมาะสมที่สุดจากสารพอลิอิเล็กโทรไลต์ประจุบวกสามชนิด และการศึกษาสมรรถนะของเครื่องกรองโดยตรงโดยใช้สารพอลิอิเล็กโทรไลต์(ที่เลือกได้จากงานส่วนแรก) เป็นสารช่วยกรอง ในการทดลองงานส่วนแรก สารพอลิอิเล็กโทรไลต์ประจุบวกทั้งสามชนิดได้แก่ N8103 S581 และ C2830 สารทั้งสามมีจำหน่ายทั่วไปในตลาด และเป็นสารที่เหมาะสมสำหรับใช้ในการกรองโดยตรง ทำการทดลองโดยใช้กระบอกกรองที่ประกอบด้วยชั้นทรายหนา 4 ซม. และมีขนาด 0.295 - 0.420 มม. ระดับความขุ่นที่ทำการศึกษาคือ 10 30 และ 50 NTU และปริมาณสารพอลิอิเล็กโทรไลต์เท่ากับ 0.5, 1.0, 2.0, 5.0 และ 10.0 ผลการทดลองพบว่า N 8103 น่าจะเหมาะสมมากกว่าชนิดอื่นๆ เนื่องจากให้ค่าดัชนีการกรองต่ำที่สุด ในการทดลองส่วนที่สองได้มีการใช้เครื่องกรองขนาดทดลองซึ่งมีขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง 42 ซม. โดยชั้นกรองประกอบด้วยถ่านแอนทราไซต์สูง 45.5 ซม. (ขนาดสัมฤทธิ์ 1.30, สปส. ความสม่ำเสมอ 1.50) และทรายซิลิกาสูง 24.5 ซม. (ขนาดสัมฤทธิ์ 0.55, สปส. ความสม่ำเสมอ 1.50) ค่า G มีค่าประมาณ 600 วินาที⁻¹ และเวลาสัมผัสมีค่าประมาณ 2.5 วินาที พารามิเตอร์ที่เป็นตัวแปรเปลี่ยนได้แก่ระดับความขุ่นของน้ำดิบที่ระดับ 10, 30 และ 50 NTU อัตราการกรองที่ 5, 10 และ 15 ม./ชม. ปริมาณพอลิอิเล็กโทรไลต์เท่ากับ 0.1, 0.5 และ 1.0

ผลการทดลองปรากฏว่า N8103 สามารถใช้ได้อย่างมีประสิทธิภาพกับน้ำดิบสังเคราะห์ที่ความขุ่น 10 NTU ด้วยปริมาณ 0.1 มก./ล. ที่อัตราการกรอง 15 ม./ชม. โดยมีอายุการกรอง 19 ชม. และพบว่าอายุการกรองและคุณภาพน้ำที่กรองได้มีความสัมพันธ์แปรตามระดับความขุ่นของน้ำดิบส่วนปริมาณน้ำล้างย้อนจะแปรผันโดยตรงกับปริมาณสารเคมีที่เติม

นอกจากนี้ยังได้ทดลองใช้ C2830 ปริมาณ 0.1 มก./ล. และใช้สารส้มปริมาณ 0.1 - 5.0 มก./ล. ทดลองกรองน้ำขุ่นสังเคราะห์ที่ระดับความขุ่น 10 NTU ปรากฏผลว่า C2830 ใช้งานได้อย่างมีประสิทธิภาพแต่มีอายุการกรองเพียง 9 ชม.

ทั้งนี้ยังได้ทดลองกรองน้ำดิบจากคลองประปาที่มีความขุ่นประมาณ 60 NTU และใช้ N 8103 ปริมาณ 0.1, 0.25, 0.5 และ 1.0 มก./ล. แล้วเจือจางเหลือความขุ่นประมาณ 10 NTU และใช้ N 8103 ที่ปริมาณ 0.1 และ 1.0 มก./ล. พบว่า N 8103 มีประสิทธิภาพดีที่ปริมาณ 1.0 มก./ล. เมื่อใช้กับน้ำจากคลองประปาเจือจางโดยมีอายุการกรอง 19 ชม.



ภาควิชา วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม
สาขาวิชา วิศวกรรมสิ่งแวดล้อม
ปีการศึกษา 2533

ลายมือชื่อนิติกร
ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา

ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษาร่วม

POONSIRI TANTIWARAPAN : USES OF POLYELECTROLYTES IN DIRECT FILTRATION SYSTEM. THESIS ADVISOR : ASSO. PROF. MUNSIN TANTOOLAVEST, 154 PP.

This research composed of two parts, one was the use of filterability index for selecting the most suitable one from three types of cationic polyelectrolytes, another was the study of capability of a filter by using the selected polyelectrolyte. (from the previous part) as a coagulant. In the first part, three cationic polyelectrolytes were N 8103, S 581 and C 2830, which are available in the local markets and proper to be used in direct filtration. The experiments performed by using a column which consisted of 4 cm. thick silica sand with the size between 0.295-0.420 mm. The level of turbidity in this research were 10, 30 and 50 NTU, the amount of the polyelectrolytes were 0.5, 1.0, 2.0, 5.0 and 10.0 mg/l. Results showed that N 8103 could be the most suitable one because of it provided the lowest F-NUMBER. The second part, using filter column 42.0 mm. diameter, consisted of anthracite coal 45.5 cm. height (ES=1.30, UC=1.50) and silica sand 24.5 cm. height (ES=0.55, UC= 1.50), G value approximately 600 S^{-1} and contact time was about 2.5 S. The variable parameters were the level of turbidity at 10, 30 and 50 NTU, filtration rate at 5, 10 and 15 m/hr, the polyelectrolyte's dosing at 0.1, 0.5 and 1.0 mg/l.

Results showed that N 8103 could be used effectively with 10 NTU synthetic water at 0.1 mg/l dose and 15 m/hr filtration rate. The filter run time was 19 hrs. and was terminated due to excessing headloss. The results also tending to be concluded that the filter run time and the filtrate turbidity varied in proportion to the initial turbidity of raw water and the backwash water varied in proportion to the added coagulant.


Furthermore, many experiments used C 2830 at 0.1 mg/l and alum at 0.5, 1.0, 2.0, 5.0 and 10.0 mg/l with 10 NTU synthetic water. It was found that C 2830 could be effectively used but the length of filter run was only 9 hrs.

When experimented raw water from klong prapa with about 60 NTU turbidity and using N 8103 at 0.1, 0.25, 0.5 and 1.0 mg/l and then diluted them to 10 NTU using N 8103 at 0.1 and 1.0 mg/l. It was found that N 8103 could be effectively used by 0.1 mg/l when used with the diluted raw water from klong prapa and it's run time was 19 hrs.

ภาควิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม.....

สาขาวิชาวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม.....

ปีการศึกษา 2533.....

ลายมือชื่อนิสิต 

ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา

ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษาร่วม



กิตติกรรมประกาศ

ผู้เขียนขอขอบพระคุณ รองศาสตราจารย์ ดร. มั่นสิน ตัณฑุลเวศม์ อาจารย์ที่ปรึกษา เป็นอย่างสูง ซึ่งท่านได้กรุณาให้คำแนะนำอันมีค่า และข้อคิดเห็นต่างๆ ต่อผู้เขียนโดยตลอด จนทำให้งานวิจัยนี้สำเร็จลุล่วงได้

ขอขอบพระคุณ คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์ และคณาจารย์ในภาควิชาวิศวกรรม สิ่งแวดล้อมทุกท่าน ที่ได้ประสิทธิ์ประสาทวิชาความรู้ให้แก่ผู้วิจัย

ขอขอบคุณ คณาญาติและกัลยาณมิตรทุกท่าน ที่ได้ทุ่มเททั้งกำลังกายและกำลังใจ แก่ผู้เขียนตลอดการทำงาน

ขอขอบคุณ บริษัท ฟิติโอ คอนซิลแทนท์ จำกัด และบริษัท ฟรีแมนฟอกซ์ อินเตอร์คอน คอนซิลแทนท์ จำกัด ที่ได้กรุณาให้ความอนุเคราะห์ วัสดุ อุปกรณ์ในการพิมพ์

การวิจัยนี้ได้รับทุนอุดหนุนการวิจัยจากบัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ซึ่งเป็นปัจจัยสำคัญทำให้การวิจัยสำเร็จมาได้ จึงขอแสดงความขอบคุณมา ณ โอกาสนี้

สุดท้ายนี้ คุณประโยชน์และความดีที่ได้ปรากฏอยู่ในวิทยานิพนธ์เล่มนี้ ผู้เขียนขอมอบแด่ บพทาร์ซึ่งเป็นผู้มีพระคุณสูงสุด

ศูนย์วิทยุทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย



สารบัญ

	หน้า
บทคัดย่อภาษาไทย.....	ง
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ.....	จ
กิตติกรรมประกาศ.....	ฉ
สารบัญ.....	ช
สารบัญตาราง.....	ญ
สารบัญรูป.....	ฉ
บทที่	
1 บทนำ.....	1
2 ทฤษฎี.....	2
2.1 ชนิดของสารพอลิอิเล็กโทรไลต์.....	2
2.1.1 สารพอลิอิเล็กโทรไลต์ที่ให้ประจุบวก.....	4
2.1.2 สารพอลิอิเล็กโทรไลต์ที่ให้ประจุลบ.....	4
2.1.3 สารพอลิอิเล็กโทรไลต์ที่ไม่มีประจุ.....	5
2.1.4 สารพอลิอิเล็กโทรไลต์ที่ให้ทั้งประจุบวกและลบ.....	5
2.2 กลไกการทำลายเสถียรภาพด้วยสารพอลิอิเล็กโทรไลต์.....	5
2.2.1 กลไกการสร้างสะพาน.....	6
2.2.2 กลไกการเกิดหย่อมประจุไฟฟ้าสถิตย์.....	8
2.3 เครื่องกวนสถิตย์.....	9
2.3.1 Kenics Mixer.....	9
2.3.2 Ross ISG Mixer.....	9
2.3.3 Sulzer SMV Mixer.....	9
2.4 การกรองโดยตรง.....	13
2.4.1 กลไกของระบบการกรองโดยตรง.....	13
2.4.2 ปัจจัยที่มีอิทธิพลต่อกระบวนการกรองโดยตรง.....	19
2.4.3 ข้อดีและข้อเสียเมื่อเทียบกับระบบอื่น.....	20
2.5 มาตรฐานความขุ่นของน้ำดื่ม.....	21
2.6 การศึกษาที่ผ่านมา.....	21
3 การดำเนินการวิจัย.....	24
3.1 แผนการวิจัย.....	24
3.1.1 ขั้นตอนและรายละเอียดการทดลอง.....	24
3.1.2 พารามิเตอร์ที่แปรเปลี่ยนในการวิจัย.....	25

บทที่	หน้า
3.1.3 พารามิเตอร์ที่คงที่ในการวิจัย.....	26
3.2 วิธีดอุปกรณ์ในการวิจัย.....	29
3.2.1 อุปกรณ์หาค่าดัชนีการกรอง.....	29
3.2.2 อุปกรณ์การกรองโดยตรง.....	29
3.2.3 อุปกรณ์การวัดค่าพารามิเตอร์ต่างๆ.....	32
3.2.4 ทฤษฎีกรอง.....	32
3.2.5 ถ่านแอนทราไซท์.....	35
3.2.6 เครื่องกวนสลิตซ์ที่ใช้ในการทดลอง.....	36
3.3 สารเคมี.....	37
3.3.1 สารที่ใช้ในการเตรียมความขุ่นสังเคราะห์.....	37
3.3.2 สารพอลิอิเล็กโทรไลต์.....	37
3.3.3 สารสี.....	38
3.3.3 สารละลายกรดเกลือ.....	38
3.4 การดำเนินการทดลอง.....	38
3.4.1 การหาชนิดและปริมาณสารพอลิอิเล็กโทรไลต์ โดยอุปกรณ์หาค่าดัชนีการกรองขนาดเล็ก.....	38
3.4.2 การทดลองเพื่อศึกษาสมรรถนะการกรองโดยตรง โดยอุปกรณ์การกรองโดยตรงขนาดจำลอง.....	40
4. ผลการทดลองและวิจารณ์ผล.....	41
4.1 เครื่องกวนสลิตซ์.....	42
4.2 การหาชนิดและปริมาณสารพอลิอิเล็กโทรไลต์.....	44
4.3 การกรองโดยตรง.....	53
4.3.1 ความเร็วเกรเดียนท์ (G) ในระหว่างการกรองน้ำ.....	56
4.3.2 คุณภาพน้ำและอายุการกรอง.....	60
4.3.2.1 ปริมาณสารพอลิอิเล็กโทรไลต์.....	60
4.3.2.2 การใช้สารเคมีชนิดอื่นเปรียบเทียบ.....	65
4.3.2.3 การแปรเปลี่ยนของอัตราการกรอง.....	69
4.3.2.4 ความขุ่นน้ำดิบ.....	69
4.3.3 การอุดตันของชั้นกรอง.....	78
4.3.3.1 การอุดตันภายในชั้นกรอง.....	78
4.3.3.2 การอุดตันของเครื่องกรอง.....	78
4.3.4 น้ำล้างย้อน.....	85

บทที่	หน้า
4.3.5 ความสัมพันธ์ระหว่างค่าดัชนีการกรองและการกรองโดยตรง.....	88
4.3.6 ประสิทธิภาพการกรองน้ำเปรียบเทียบกับเมื่อใช้และไม่ใช้ เครื่องกวนสลิตซ์.....	89
4.3.7 สาเหตุของความคลาดเคลื่อนในการวิจัย.....	89
5. สรุปผลการทดลอง.....	91
6. ข้อเสนอแนะสำหรับงานวิจัยเพิ่มเติม.....	93
เอกสารอ้างอิง.....	94
ภาคผนวก ก เครื่องกวนสลิตซ์.....	98
ภาคผนวก ข ผลการทดลองการหาค่าดัชนีการกรอง.....	100
ภาคผนวก ค ผลการทดลองการกรองโดยตรง.....	105
ประวัติผู้เขียน.....	154

ศูนย์วิทยพัธพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

สารบัญตาราง

ตารางที่	หน้า
2.1 สารพอลิอิเล็กโทรไลต์ที่ใช้ทั่วไปในกระบวนการกรอง (2).....	3
2.2 ข้อเปรียบเทียบระบบการกรองโดยตรงกับระบบการกรองน้ำแบบธรรมดา.....	20
2.3 มาตรฐานความขุ่นของน้ำดื่มจากนานาประเทศ (24).....	21
2.4 การศึกษาเกี่ยวกับสารพอลิอิเล็กโทรไลต์กับระบบการกรองโดยตรงที่ผ่านมา....	22
3.1 พารามิเตอร์ที่แปรเปลี่ยนในการวิจัย.....	25
3.2 การกระจายขนาดของทรายกรองที่มีขนาดสัมฤทธิ์ 0.25 มม. สปส. ความสม่ำเสมอ 1.50.....	34
3.3 การกระจายขนาดของทรายกรองที่มีขนาดสัมฤทธิ์ 0.55 มม. สปส. ความสม่ำเสมอ 1.50.....	34
3.4 การกระจายขนาดของถ่านแอนทราไซต์ที่มีขนาดสัมฤทธิ์ 1.30 สปส. ความสม่ำเสมอ 1.50.....	35
3.5 คุณสมบัติทั่วไปของสารพอลิอิเล็กโทรไลต์ที่ใช้ในการทดลอง.....	37
3.6 ปริมาณความเข้มข้นของสารพอลิอิเล็กโทรไลต์ที่ใช้ในการทดลอง.....	38
4.1 การศึกษาผลของความยาวของเครื่องกวนสถิตย์ต่อค่า G.....	43
4.2 ปริมาณความเข้มข้นของสารพอลิอิเล็กโทรไลต์ที่เหมาะสมในการกรองน้ำ เมื่อพิจารณาจากค่าดัชนีการกรอง.....	51
4.3 ผลการกรองโดยตรงเมื่อนำน้ำขุ่นสังเคราะห์ และ N 8103 เป็นสารโคแอกกูแลนต์.....	54
4.4 ผลการกรองโดยตรงเมื่อนำน้ำขุ่นสังเคราะห์โดยไม่ใช้สารเคมี.....	55
4.5 ผลการกรองโดยตรงเมื่อนำน้ำขุ่นสังเคราะห์โดยใช้สารเคมีชนิดอื่นเปรียบเทียบ และการทดลองไม่ใช้เครื่องกวนสถิตย์ในการกรองโดยตรง.....	66
4.6 ผลการกรองโดยตรงเมื่อนำน้ำดิบจากคลองประปาโดยใช้ N 8103 เป็นสารโคแอกกูแลนต์.....	75
4.7 ความเข้มข้นที่เหมาะสมในการกรองน้ำโดยวิธีการหาค่าดัชนีการกรอง และการกรองโดยตรง.....	88

สารบัญรูป

รูปที่	หน้า
2.1 การทำลายเสถียรภาพอนุภาคคอลลอยด์ด้วยกลไกการสร้างสะพานโดย สารพอลิอิเล็กโทรไลต์ (4).....	7
2.2 ความเป็นไปได้ในการจัดเรียงตัวของสารพอลิอิเล็กโทรไลต์ บนอนุภาคที่มีความหนาแน่นของประจุลบต่ำ (2).....	8
2.3 เครื่องกวนสัณติย์แบบ Kenics Mixer (5) , (6)	10
2.4 การไหลและการผสมของไหลเมื่อผ่านเครื่องกวนสัณติย์แบบ Kenics Mixer (7)	10
2.5 เครื่องกวนสัณติย์แบบ Ross ISG Mixer (6).....	11
2.6 เครื่องกวนสัณติย์แบบ Sulzer Mixer (2) , (6)	12
2.7 ส่วนประกอบต่างๆของกระบวนการโคแอกกูเลชัน (9).....	14
2.8 กลไกการเคลื่อนย้ายสารแขวนลอยเข้าหาสารกรอง (11)	17
2.9 ประสิทธิภาพในการเคลื่อนย้ายสารแขวนลอยแปรผันกับขนาดอนุภาค (12).....	18
2.10 กลไกการกรองน้ำในเครื่องกรองทรายแบบกรองเร็ว (12)	18
3.1 แผนภูมิแสดงขั้นตอนและรายละเอียดการทดลอง.....	23
3.2 แผนภูมิแสดงการทดลองหาค่าดัชนีการกรอง.....	27
3.3 แผนภูมิแสดงการทดลองการกรองโดยตรง.....	28
3.4 อุปกรณ์การหาค่าดัชนีการกรอง.....	30
3.5 อุปกรณ์การกรองโดยตรง.....	31
3.6 การกระจายขนาดของทรายกรองและถ่านแอนทราไซต์.....	33
4.1 ข้อมูลเปรียบเทียบการใช้กราฟ Semi-Log และ Log-Log เพื่อประเมินค่า G	42
4.2 ผลของขนาดทรายต่อค่าดัชนีการกรอง.....	45
4.3 ค่าดัชนีการกรองเมื่อใช้ N 8103 เป็นสารโคแอกกูแลนท์.....	47
4.4 ค่าดัชนีการกรองเมื่อใช้ S 581 เป็นสารโคแอกกูแลนท์.....	48
4.5 ค่าดัชนีการกรองเมื่อใช้ C 2830 เป็นสารโคแอกกูแลนท์.....	49
4.6 ค่าดัชนีการกรองเมื่อใช้สารส้มเป็นสารโคแอกกูแลนท์.....	50
4.7 ความสัมพันธ์ระหว่างค่าดัชนีการกรองกับความขุ่นน้ำดิบ สำหรับสารพอลิอิเล็กโทรไลต์แต่ละชนิดที่จุด Optimum dose.....	52

รูปที่	หน้า
4.8 การเปลี่ยนแปลงของค่า G ในระหว่างการกรองน้ำที่ปริมาณของ สารพอลิอิเล็กโทรไลต์ระดับต่างๆ ที่ความขุ่น 10 NTU.....	57
4.9 การเปลี่ยนแปลงของค่า G ในระหว่างการกรองน้ำที่ปริมาณของ สารพอลิอิเล็กโทรไลต์ระดับต่างๆ ที่ความขุ่น 30 NTU.....	58
4.10 การเปลี่ยนแปลงของค่า G ในระหว่างการกรองน้ำที่ปริมาณของ สารพอลิอิเล็กโทรไลต์ระดับต่างๆ ที่ความขุ่น 50 NTU.....	59
4.11 ผลของปริมาณสารพอลิอิเล็กโทรไลต์ต่อคุณภาพน้ำและอายุการกรอง ที่ความขุ่น 10 NTU.....	61
4.12 ผลของปริมาณสารพอลิอิเล็กโทรไลต์ต่อคุณภาพน้ำและอายุการกรอง ที่ความขุ่น 30 NTU.....	62
4.13 ผลของปริมาณสารพอลิอิเล็กโทรไลต์ต่อคุณภาพน้ำและอายุการกรอง ที่ความขุ่น 50 NTU.....	63
4.14 ความสัมพันธ์ระหว่างอายุการกรองกับปริมาณสารเคมี ที่ใช้ในการกรองน้ำที่อัตราการกรองระดับต่างๆ.....	64
4.15 คุณภาพน้ำที่ผ่านการกรองเมื่อใช้สารส้ม C 2830 และ N 8103 เป็นสารโคแอกกูแลนต์.....	67
4.16 อายุการกรองและการสิ้นสุดของการกรองเมื่อใช้สารส้ม C 2830 และ N 8103 เป็นสารโคแอกกูแลนต์.....	68
4.17 ความสัมพันธ์ระหว่างอายุการกรองกับอัตราการกรอง เมื่อใช้ปริมาณของ N 8103 ระดับต่างๆ.....	70
4.18 ประสิทธิภาพการกำจัดความขุ่นเมื่อใช้ N 8103 ปริมาณ 0.1 มก./ล.....	71
4.19 ประสิทธิภาพการกำจัดความขุ่นเมื่อใช้ N 8103 ปริมาณ 0.5 มก./ล.....	72
4.20 ประสิทธิภาพการกำจัดความขุ่นเมื่อใช้ N 8103 ปริมาณ 1.0 มก./ล.....	73
4.21 ผลการกรองน้ำดิบจากคลองประปาโดยใช้ N 8103 เป็นสารโคแอกกูแลนต์ ที่อัตราการกรอง 10 ม./ชม. เปรียบเทียบกับน้ำขุ่นสังเคราะห์ 50 NTU.....	76
4.22 ผลการกรองน้ำดิบจากคลองประปาเจือจางโดยใช้ N 8103 เป็นสารโคแอกกูแลนต์ ที่อัตราการกรอง 10 ม./ชม. เปรียบเทียบกับน้ำขุ่นสังเคราะห์ 10 NTU.....	77
4.23 การดูดตะกอนในชั้นกรองที่ระดับความขุ่น 10 NTU ปริมาณของ N 8103 0.1 มก./ล. อัตราการกรอง 5 10 และ 15 ม./ชม.....	79

รูปที่	หน้า
4.24 การถอดต้นภายในชั้นกรองที่ระดับความขุ่น 10 NTU ปริมาณของ N 8103 0.5 มก./ล. อัตราการกรอง 5 10 และ 15 ม./ชม.....	80
4.25 การถอดต้นภายในชั้นกรองที่ระดับความขุ่น 10 NTU ปริมาณของ N 8103 1.0 มก./ล. อัตราการกรอง 5 10 และ 15 ม./ชม.....	81
4.26 การถอดต้นของเครื่องกรองที่ระดับความขุ่น 10 NTU ปริมาณของ N 8103 0.1 มก./ล. อัตราการกรอง 5 10 และ 15 ม./ชม.....	82
4.27 การถอดต้นของเครื่องกรองที่ระดับความขุ่น 30 NTU ปริมาณของ N 8103 0.1 มก./ล. อัตราการกรอง 5 10 และ 15 ม./ชม.....	83
4.28 การถอดต้นของเครื่องกรองที่ระดับความขุ่น 50 NTU ปริมาณของ N 8103 0.1 มก./ล. อัตราการกรอง 5 10 และ 15 ม./ชม.....	84
4.29 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณน้ำล้างย้อนกับปริมาณสารเคมี ที่ใช้ในการกรอง.....	85
4.30 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณน้ำล้างย้อนกับอัตราการกรอง.....	87
4.31 ผลการกรองโดยตรงเปรียบเทียบเมื่อใช้และไม่ใช้เครื่องกวนสลิตซ์.....	90

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย