

การศึกษากรรมวิชี แอนด์ เรคค์ ชั้น เมอร์จิค พิลเตอร์



นายสิทธิชัย เชี่ยวยืนยง

007552

วิทยานิพนธ์นี้ เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตร์มหาบัณฑิต

ภาควิชาชีวกรรมสุขากิษา

บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

พ.ศ. 2525

ISBN 974-561-638-9

17917220

A STUDY OF AN AERATED SUBMERGED FILTER PROCESS

Mr. Sittichai Cheowyuonyong

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirement  
for the Degree of Master of Engineering

Department of Sanitary Engineering

Graduate School

Chulalongkorn University

1982

หัวข้อวิทยานิพนธ์ การศึกษากรรมวิธี แอร์เรคต์ ชั้นเนอร์จี คลาเรนซ์  
 โดย นายสิทธิชัย เชี่ยวยืนยง  
 ภาควิชา วิศวกรรมสุขาภิบาล  
 อาจารย์ที่ปรึกษา ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. สุรพล สายพาณิช



บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย อนุมัติให้นับวิทยานิพนธ์ฉบับนี้เป็นส่วนหนึ่ง  
 ของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญามหาบัณฑิต

..... คณบดี บัณฑิตวิทยาลัย  
 (รองศาสตราจารย์ ดร. สุประดิษฐ์ บุนนาค)

คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์

..... ประธานกรรมการ  
 (รองศาสตราจารย์ สวัสตี ธรรมิกะรักษ์)

..... กรรมการ  
 (ผู้ช่วยศาสตราจารย์ โนพพวน พระพะภา)

..... กรรมการ  
 (ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. บันลิน ตันตระเวศร์)

..... กรรมการ  
 (ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. สุรพล สายพาณิช)

พิเศษอวิทยานิพนธ์	การศึกษากรรมวิธี แอร์เรคต์ ชั้นเนอร์จ์ พลเตอร์
ชื่อ	นายสิทธิชัย เชี่ยวสินยง
อาจารย์ที่ปรึกษา	ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. สุรพล สายพาณิช
ภาควิชา	วิศวกรรมสุขาภิบาล
ปีการศึกษา	2525

บทคัดย่อ



จากการทดลองโดยใช้เครื่องทดลองขนาดห้องปฏิบัติการ พบว่า กรรมวิธีแอร์เรคต์ ชั้นเนอร์จ์ พลเตอร์ ซึ่งใช้ห้อง ศ. ว. ซี ขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง 10 มม. ตัดเป็นท่อนยาว 5 มม. ทำเป็นตัวกล่างส่วนบนของตั้งและใช้ทรายขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง 1.19 มม. ถึง 2.38 มม. เป็นทรายกรองที่กันดังปฏิกิริยา สามารถใช้ในกรรมวิธีนี้ได้

ผลการทดลองรวม 11 การทดลองในระยะเวลา 196 วัน พบว่า กรรมวิธีแอร์เรคต์ ชั้นเนอร์จ์ พลเตอร์ สามารถรับน้ำหนักบรรทุกได้จาก 0.85 กก.ซี โอล ตี/ลบ.ม.-วัน ถึง 7.06 กก.ซี โอล ตี/ลบ.ม.-วัน และมีประสิทธิภาพในการลด ซี โอล ได้ร้อยละ 84 ถึง 93 ตามลำดับ ซึ่งมีค่าไกล์เคียงหรือสูงกว่ากรรมวิธี แอนกติเวตเต็ตสลัจ หรือ ทริคคลิงพลเตอร์ ตะกอนแขวนลอยที่ออกแบบน้ำออกมีค่าระหว่าง 2 ㎎ก./ล. ถึง 126 ㎎ก./ล. ปริมาณความต้องการอากาศเพื่อให้มีออกซิเจนละลายนอยู่ในน้ำมากกว่า 1 ㎎ก./ล. มีค่าระหว่าง 21 ถึง 25 ลบ.ม./กก.ซี โอล ตี ที่สูงกว่าจุดหรือเพียงร้อยละ 21 เมื่อเทียบกับปริมาณความต้องการอากาศในขบวนการแอนกติ เวตเต็ตสลัจ

ในการวิจัยนี้ได้วิเคราะห์ค่าตัวแปรที่สำคัญ ตลอดจนสมการ เอ็มพริกัล ซึ่งได้จากผลการทดลองทั้งหมด

Thesis Title                    A Study of an Aerated Submerged  
                                    Filter Process  
  
Name                            Mr. Sittichai Cheowyuengong  
  
Thesis Advisor                Assistant Professor Dr. Surapol Saipanich  
  
Department                    Sanitary Engineering  
  
Academic Year                1982

#### ABSTRACT

A laboratory scale aerated submerged filter was constructed and used in the experimental study. It was found that the suitable media were pieces of PVC pipe, 10 mm. in diameter, 5 mm. length, placing at the upper part of the column and graded sand of 1.19 mm. to 2.38 mm. in diameter as filtering sand at the bottom of the reactor column.

The study of 11 experimental runs was conducted for a 196 days. The results showed that the aerated submerged filter could be loaded from  $0.85 \text{ kg.COD/m}^3\text{-day}$  up to  $7.06 \text{ kg.COD/m}^3\text{-day}$  with 84 to 93 percent COD removal respectively. The loading and the associated efficiency were equal to or higher than those of an activated sludge process or a trickling filter. The effluent suspended solid at various loading varied from 2 mg/l to 126 mg/l. Air requirements to maintain the dissolved oxygen be more than 1 mg/l. was found between 21 to  $25 \text{ m}^3/\text{kg.COD removed}$ , or only 21 percent of air requirements in an activated sludge process.

From the obtained results, the essential parameters and empirical equations were analysed in this research work.

กิติกรรมประจำศ

งานวิจัยนี้ได้ค่า เป็นการทดลองที่ห้องปฏิบัติการภาควิชาชีวกรรมสุขากินบาล  
คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ภายใต้การควบคุมของผู้ช่วยศาสตราจารย์  
ดร. สุรพล สายพาณิช ซึ่งเป็นอาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์

ผู้ช่วยขอขอบพระคุณผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. สุรพล สายพาณิช ซึ่งได้ให้ข้อ<sup>1</sup>  
แนะนำและแนวทางสำหรับงานวิจัยครั้งนี้ ตลอดจนคณาจารย์ทุกท่านในภาควิชวิศวกรรม  
สุขากินบาลที่ให้วิชาความรู้ในทางวิศวกรรมสุขากินบาล รวมทั้งเจ้าหน้าที่ห้องปฏิบัติการ  
ภาควิชาชีวกรรมสุขากินบาลที่ได้ให้ความสำคัญในการทดลองเป็นอย่างดี และบรรดา<sup>2</sup>  
เพื่อน ๆ ที่ให้ความร่วมมือและช่วยเหลือพร้อมทั้งให้กำลังใจในการทำวิจัยนี้



บทคัดย่อภาษาไทย .....	๕
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ .....	๖
กิจกรรมประการ .....	๘
สารบัญเรื่อง .....	๙
สารบัญตาราง .....	๑๐
สารบัญชี้ปะรุงกอบ .....	๑๔
<b>บทที่</b>	
<b>1. บทนำ .....</b>	<b>1</b>
<b>1.1 ก้าวไถ่ทั่วไป .....</b>	<b>1</b>
<b>1.2 วัตถุประสงค์ของการวิจัย .....</b>	<b>2</b>
<b>1.3 ขอบเขตของการวิจัย .....</b>	<b>2</b>
<b>2. แนวความคิดและความเป็นมาของกรรรมวิธี แอร์เรคต์ ชับเนอร์จ์ พิลเตอร์ .....</b>	<b>3</b>
<b>2.1 ระบบบำบัดน้ำเสียประจำเขตที่แบ่งตัวเรียอยู่ในลักษณะแขวนลอย ..</b>	<b>3</b>
<b>2.2 ระบบบำบัดน้ำเสียประจำเขตที่แบ่งตัวเรียอยู่ในลักษณะยึดเกาะกับตัวกลาง</b>	<b>5</b>
<b>2.3 ความเป็นมาของกรรรมวิธี แอร์เรคต์ ชับเนอร์จ์ พิลเตอร์ .....</b>	<b>5</b>
<b>3. หลักการและทฤษฎี .....</b>	<b>7</b>
<b>3.1 หลักการทำงานของแอร์เรคต์ ชับเนอร์จ์ พิลเตอร์ .....</b>	<b>7</b>
<b>3.2 หลักการและทฤษฎีของแอร์เรคต์ ชับเนอร์จ์ พิลเตอร์ .....</b>	<b>7</b>
<b>3.2.1 สภาวะแวดล้อมสำหรับการเจริญเติบโตของเม็ดที่เรีย</b>	
<b>ในแอร์เรคต์ ชับเนอร์จ์ พิลเตอร์ .....</b>	<b>9</b>
<b>3.2.2 หลักการและองค์ประกอบที่มีผลต่อการกรองของแอร์เรคต์</b>	
<b>ชับเนอร์จ์ พิลเตอร์ .....</b>	<b>11</b>
<b>4. การวางแผนการทดลอง .....</b>	<b>19</b>
<b>4.1 แผนการทดลอง .....</b>	<b>19</b>
<b>4.2 การเตรียมน้ำเสียสังเคราะห์ .....</b>	<b>20</b>
<b>4.3 เครื่องมือและอุปกรณ์ที่ใช้ในการทดลอง .....</b>	<b>21</b>

บทที่		หน้า
4.4	การวิเคราะห์ลักษณะทางเคมีของน้ำ	24
5.	ผลการทดลองและวิจารณ์	25
5.1	การทดลองหาตัวกลาง (Media) ที่จะใช้ในการทดลอง	25
5.2	ผลการทดลองนำน้ำเสียและวิจารณ์	31
5.2.1	ปริมาณการใช้อากาศ	32
5.2.2	ในไครเจนและฟอสฟอรัส	36
5.2.3	อุณหภูมิ	37
5.2.4	พี เอช	37
5.2.5	ปริมาณตะกอนแขวนลอย	40
5.2.6	ค่าระดับน้ำสูญเสีย (Head Loss)	43
5.2.7	ประจิทิภาพในการกำจัด ซี ไอ ดี	54
5.2.8	ลักษณะของจุลเชื้อ	62
5.2.9	อัตราการกรองของทรัพย์กรอง	65
6.	ความสำคัญทางวิศวกรรมสุขาภิบาล	66
6.1	ความสำคัญทางวิศวกรรม	66
6.2	ข้อตีของกรรนวิชแวร์เรคต์ ชับ เมอร์จค์ พิล เคอร์	67
6.3	ข้อเฉียของกรรนวิชแวร์เรคต์ ชับ เมอร์จค์ พิล เคอร์	68
7.	สรุปผลการทดลอง	69
8.	ข้อเสนอแนะสำหรับงานวิจัยในอนาคต	71
เอกสารอ้างอิง		72
ภาคผนวก		75
ประวัติยุวจัย		89

## สารบัญตาราง

ตารางที่	หน้า
4.1 แสดงอัตราการไหลของน้ำเสีย เวลาเก็บกักและปริมาณรวมทุก ของน้ำเสียที่ใช้ในการทดลอง .....	20
4.2 ส่วนประกอบของน้ำเสียสังเคราะห์ .....	21
5.1 แสดงผลการทำ Sieve Analysis .....	26
5.2 แสดงผลการใช้ปริมาณอากาศต่อ ซี ไอ ศี ที่ถูกกำจัด .....	35
5.3 แสดงผลการทำปริมาณในโครงเจนและฟองฟ้อร์ส .....	36
5.4 แสดงปริมาณตะกอนแขวนลอยของน้ำทึบที่ออกจากระบบ .....	40
5.5 แสดงระยะเวลาที่ทำให้เกิดตะบันน้ำสูญเสียที่ระดับต่ำๆ .....	46
5.6 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างระยะเวลาที่ทำให้เกิดตะบันน้ำสูญเสีย กับปริมาณรวมทุกที่เพิ่มขึ้นโดยการเพิ่มความเข้มข้นของ ซี ไอ ศี ในน้ำเสีย .....	52
5.7 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างระยะเวลาที่ทำให้เกิดตะบันน้ำสูญเสีย กับปริมาณรวมทุกที่เพิ่มขึ้นโดยการเพิ่มอัตราการไหลของน้ำเสีย ..	53
5.8 แสดงประสิทธิภาพในการกำจัด ซี ไอ ศี .....	61

## สารบัญประกอบ

ข้อที่	หน้า
3.1 หลักการทำงานของ ออร์เรคต์ ชั้น เมอราช์ คลิเคอร์ .....	8
3.2 แสดงช่วงขนาดของสารแขวนลอยชนิดต่าง ๆ .....	14
3.3 แสดงขนาดของช่องว่างระหว่างเม็ดทรายและสารแขวนลอย .....	14
4.1 รายละเอียดเครื่องมือที่ใช้ในการทดลอง .....	22
5.1 แสดงการทวี Sieve Analysis หากา Effective Size และ Uniform Coefficient .....	27
5.2 แสดงการใส่ตัวกลาง (Media) โดยใช้ทรายที่มีค่า Effective Size 0.45 มม. และมี Uniform Coefficient 1.50 .....	28
5.3 แสดงการยกถังปฏิกิริยาให้สูงขึ้นและต่อท่อ Effluent ให้อยู่ต่ำลง มาเป็นระยะ 2.50 เมตร .....	29
5.4 แสดงถังปฏิกิริยาโดยใช้ตัวกลางสองชนิด .....	30
5.5 แสดงปริมาณออกซิเจนใน Sample Ports ของการทดลองที่ 1-3 ....	33
5.6 แสดงปริมาณออกซิเจนใน Sample Ports ของการทดลองที่ 4-6 ....	33
5.7 แสดงปริมาณออกซิเจนใน Sample Ports ของการทดลองที่ 7-9 ....	34
5.8 แสดงปริมาณออกซิเจนใน Sample Ports ของการทดลองที่ 10-11 ..	34
5.9 แสดงค่า pH ของการทดลองที่ 1-3 .....	38
5.10 แสดงค่า pH ของการทดลองที่ 4-6 .....	38
5.11 แสดงค่า pH ของการทดลองที่ 7-9 .....	39
5.12 แสดงค่า pH ของการทดลองที่ 10-11 .....	39
5.13 แสดงความสัมพันธ์ระหว่างปริมาตรบรรทุกกับความ เข้มข้นของตะกอน แขวนลอย .....	41
5.14 แสดงผลการทดลองที่ 1 ความสัมพันธ์ระหว่างระดับน้ำสูญเสียกับระยะเวลา ..	45
5.15 แสดงผลการทดลองที่ 2 ความสัมพันธ์ระหว่างระดับน้ำสูญเสียกับระยะเวลา ..	45
5.16 แสดงผลการทดลองที่ 3 ความสัมพันธ์ระหว่างระดับน้ำสูญเสียกับระยะเวลา ..	46



รูปที่		หน้า
5.39	แสดงประจิทสีภาพการบ้าบัดน้ำเสีย การทดลองที่ 11	60
5.40	แสดงความลับพันธ์ระหว่างยาระสีทิวภาพในการกำจัด ชีโอดี ของน้ำเสียกับ ปริมาณครบรอบ	60
5.41	แสดงจุลเชิงที่อยู่ในถังปฏิกิริยาที่ปริมาณครบรอบทุก 0.85 กก.ชีโอดี/ลบ.ม.-วัน	63
5.42	แสดงจุลเชิงที่อยู่ในถังปฏิกิริยาที่ปริมาณครบรอบทุก 1.74 กก.ชีโอดี/ลบ.ม.-วัน	63
5.43	แสดงจุลเชิงที่อยู่ในถังปฏิกิริยาที่ปริมาณครบรอบทุก 3.42 กก.ชีโอดี/ลบ.ม.-วัน	64
5.44	แสดงจุลเชิงที่อยู่ในถังปฏิกิริยาที่ปริมาณครบรอบทุก 3.45 กก.ชีโอดี/ลบ.ม.-วัน	64
5.45	แสดงจุลเชิงที่อยู่ในถังปฏิกิริยาที่ปริมาณครบรอบทุก 6.75 กก.ชีโอดี/ลบ.ม.-วัน	65