

การศึกษาการละลายออกซิเจนในน้ำโดยใช้เทอร์โมเรเตอร์

นาย สุทัศน์ ว่องวิทย์เกษา



005767

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต

แผนกสุขาภิบาล

บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

พ.ศ. 2517

A STUDY OF OXYGEN TRANSFER IN WATER

BY TRAY AERATOR

Mr. Sutat Wongwitdecha

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements  
for the Degree of Master of Engineering  
Department of Sanitary

Graduate School  
Chulalongkorn University

1974

Accepted by the Graduate School, Chulalongkorn University  
is partial fulfillments of the requirement for the Degree of  
Master of Engineering.



*B. Tamthas*  
.....  
Dean of the Graduate School

Thesis Committee ..... Chairman

.....

.....

Thesis Supervisor .....

### III

#### ACKNOWLEDGEMENT

The author is deeply grateful to Associate Professor Dr. Surin Setamanit, Assistant Professor Sawasdi Dharmikarak for their helpful suggestions, constructive ideas and kindly encouragement. My sincere gratitude is extended, as well to Assistant Professor Sutchai Champa, and also to many persons, for their useful co-operation, suggestions and assistance.

Finally to Chulalongkorn University for providing the research grant.



การเพิ่มออกซิเจนให้แก่ในน้ำและน้ำเสียมีหลายวิธี และมีการทดลองหาค่าออกมาแล้ว ก็มาก ดังนั้นการทำวิทยานิพนธ์นี้มุ่งหนักไปทางคิดแปลงเครื่องมือ เพื่อหาวิธีการเพิ่มออกซิเจน แบบประหยัด สะดวกต่อการติดตั้ง และมีประสิทธิภาพสูง เทรย์เอเรเตอร์ ทำด้วยแผ่นไม้และ ประกอบขึ้นเป็นตากรอง มีรูปร่างสี่เหลี่ยมคางหมูหลายชั้น ถูกสร้างขึ้นเพื่อคิดแปลงให้เป็น เครื่องกรองและเพิ่มออกซิเจนในตัว ผลจากการทดลองในภาวะต่าง ๆ ของเครื่องมือที่ได้ออกแบบไว้แสดงว่า เครื่องมือนี้จะให้ผลดีตามอัตราการไหลของน้ำต่าง ๆ จะต้องใช้ขนาด 6 จำนวน หนึ่ง 30 ซม. จากศูนย์กลางตากรองหนึ่งถึงศูนย์กลางอีกตากรองหนึ่ง และขนาดของกรวด 1-3 นิ้ว ค่าเฉลี่ยอัตราการเพิ่มออกซิเจนต่อหน่วยกำลังมาอยู่ระหว่าง 2.3 ถึง 4.0 ปอนด์ ออกซิเจน ต่อกำลังมาต่อชั่วโมง เปรียบเทียบกับเครื่องมือที่ใช้ในการเพิ่มออกซิเจนจากเครื่องจักรกล อยู่ระหว่าง 1.5 ถึง 4.0 และเครื่องมือที่ใช้พ่นอากาศลงสู่ น้ำได้ 1.5 เนื่องจากเครื่องมือ ชนิดนี้ประกอบขึ้นได้ง่ายและให้อัตราการเพิ่มออกซิเจนสูง จึงชี้ให้เห็นถึงการนำมาใช้ในการ กำจัดน้ำโสโครกและน้ำเสียจากโรงงานอุตสาหกรรมต่อไป.

## ABSTRACT

Since many physical processes for the introduction of oxygen into into the body of water and waste water had been studied by various investigators, therefore the present research was concentrated on the development of an aeration system to provide a method, in low cost, convenient in installation which yields relatively high degree of oxygen transfer. The multiple tray aerator of wooden slat, trapezoidal in shape, which simulated the combined aeration-trickling filter unit was constructed. The experimental results indicated that the optimum operating conditions of the designed aeration unit for various volumetric flow rates were six trays at tray spacing of 30 cm. centre to centre with gravel sizes of 1-3 in. The average rate of oxygen transfer per unit power consumption ranged from 2.3 to 4.0 lb O<sub>2</sub>/hp/hr (pound oxygen per horse-power per hour) compared with mechanical aerator which give 1.5 to 4.0 and diffused aeration of 1.5 lb O<sub>2</sub>/hp/hr. Due to the simplicity and high rate of oxygen transfer, The system might be used to treat domestic and industrial wastes economically.

## CONTENTS

	PAGE
TITLE PAGE .....	I
THESIS APPROVAL .....	II
ACKNOWLEDGEMENT .....	III
ABSTRACT IN THAI .....	IV
ABSTRACT IN ENGLISH .....	V
CONTENTS .....	VI
LIST OF TABLE .....	VIII
LIST OF FIGURES .....	IX
 CHAPTER	
1. INTRODUCTION	
General Introduction .....	1
Development of Tray Aerator .....	2
Objective & Scope of Study .....	3
2. THEORETICAL CONSIDERATIONS	
Oxygen Transfer .....	4
The overall absorption coefficient .....	6
Factors affecting oxygen transfer .....	9
Factor affecting $K_L$ and $K_{La}$ .....	11
Aerators .....	12

VII

CONTENTS (Cont'd)

	PAGE
3. MATERIALS AND METHODS .....	16
4. CALCULATION OF RESULTS .....	27
5. RESULTS .....	30
6. DISCUSSION .....	47
7. CONCLUSIONS .....	54
8. RECOMMENDATION FOR FUTURE WORK .....	55
REFERENCES .....	56
APPENDIX .....	58
VITA .....	99



## VIII

## LIST OF TABLES

TABLE	PAGE
1. Flow Rate and Net Power Consumption ..... for Specified Aeration Operational Conditions	32
2. Overall Oxygen Transfer Coefficient $K_{La}$ (20 °C) ..... for Specified Aeration at Various Flow Rate and Tray Spacing	33
3-6 Dissolved Oxygen Measured ( $C_L$ ) and ..... Dissolved Oxygen Deficit ( $C_S - C_L$ ) Below Layer Trays	35
7. Overall Oxygen Transfer Coefficient $K_{La}$ (20 °C) ..... and Oxygen Transfer Rate at Various Water Flow Rate and Volume Aerated	43

## IX

## LIST OF FIGURES

FIGURE	PAGE
1 An Oxidation Ditch .....	18
2 Arrangement and details of Water Constant Head Doser .....	19
3 Details of 1.25 cm. Orifice .....	20
4 Details of Tray arrangement .....	21
5 Schematic Flow Diagram of the Pilot Plant .....	22
6 The Aeration System at Operational Flow Rate of 19.7 Litre per minute .....	23
7 1" - 3" Gravel in Tray Layer at Operational Flow Rate of 19.7 Litre per minute .....	24
8 Calibration Curve for the 1.25 cm. Orifice .....	31
9 Relationship between Overall Oxygen Transfer Coefficient $K_{La}$ (20 °C) day <sup>-1</sup> and Tray Spacing .....	34
10-13 Relationship between Dissolved Oxygen Measured $C_L$ and Number of Tray .....	36
14 Relationship between Overall Oxygen Transfer Coefficient $K_{La}$ (20 °C) hr <sup>-1</sup> and Flow Rate for Indicated Volume .....	45

## LIST OF FIGURE (Con'd)

FIGURE		PAGE
15	Relationship between Overall Oxygen Transfer Coefficient $K_{La}$ (20 °C) $\text{hr}^{-1}$ and Volume of Water for Various Flow Rate	46
16	Relationship between Oxygen Transfer Rate and Tray Spacing for Indicated Flow Rate	49
17-18	Relationship between Oxygen Transfer Rate and Flow Rate for Indicated Aeration Volume	50
19	Relationship between Oxygen Transfer Rate and Aerated Volume for Indicated Flow Rate	52