

ผลของตัวแปรการทำงานที่มีผลต่อปฏิกิริยาโฟโตคะตะไลติกกรีดักชัน  
ของโครเมียม (VI) โดยใช้ถังปฏิกรณ์แบบแผ่นครึ่ง



นาย อรรถพล ปิยศิริโชค

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาหลักสูตรปริญญาวิทยาศาสตรมหาบัณฑิต

สาขาวิชาการจัดการสิ่งแวดล้อม

(สหสาขาวิชา)

บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ปีการศึกษา 2548

ISBN 974-14-3288-7

ลิขสิทธิ์ของจุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

**481968**

EFFECT OF OPERATIONAL PARAMETERS ON PHOTOCATALYTIC REDUCTION OF  
CHROMIUM (VI) USING FIXED BED PHOTOCATALYTIC REACTOR (FBPR)

Mr. Audtapon Piyasichok

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements  
for the Degree of Master of Science Program in Environmental Management  
(Inter-Department)  
Graduate School  
Chulalongkorn University  
Academic Year 2005  
ISBN 974-14-3288-7

T 25201797



อรรถพล บิขศิริโชค: ผลของตัวแปรการทำงานที่มีผลต่อปฏิกิริยาโฟโตคะตะไลติก  
 รีดักชันของโครเมียม (VI) โดยใช้ถังปฏิกรณ์แบบแผ่น (EFFECT OF  
 OPERATIONAL PARAMETERS ON PHOTOCATALYTIC-REDUCTION  
 OF CHROMIUM (VI) USING FIXED BED PHOTOREACTOR)  
 อ. ที่ปรึกษา : ผศ. ดร. พวงรัตน์ ขจิตวิษยานุกุล, 86 หน้า. ISBN 974-14-3288-7

ถังปฏิกรณ์แบบแผ่นตรง เป็นถังปฏิกรณ์โฟโตคะตะไลติกทางเคมีแบบใหม่ที่ได้นำมาใช้  
 ในกระบวนการโฟโตคะตะไลซิส แบบที่มีการตรึงตัวเร่งปฏิกิริยาแบบใช้แสงไว้ ในการวิจัยนี้  
 ไททานเนียมไดออกไซด์ได้ถูกนำมาใช้เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาแบบใช้แสง และตัวแปรทำงานที่ได้มี  
 การศึกษา ประกอบด้วย ค่าพีเอชเริ่มต้นของน้ำเสีย อัตราการไหลของน้ำเสีย ระดับน้ำเสีย พื้นที่  
 ในการเคลือบผิว และความเข้มข้นเริ่มต้นของเฮกซะวาเลนซ์โครเมียม ผลของตัวแปรในการ  
 ทำงานที่มีต่อความสามารถในการบำบัดของถังปฏิกรณ์แบบแผ่นตรง ได้ถูกวัดในรูปของสัดส่วน  
 ของเฮกซะวาเลนซ์โครเมียมที่เหลืออยู่ในน้ำ จากงานนี้ ค่าพีเอชที่ดีที่สุดเป็นค่าพีเอช 3 โดยพบว่า  
 ความสามารถในการทำปฏิกิริยาโฟโตคะตะไลติกของโครเมียมจะเพิ่มขึ้น เมื่อค่าอัตราการไหล  
 ของน้ำเสียและระดับน้ำเสียเพิ่มขึ้น โดยค่าอัตราการไหลของน้ำเสียที่ดีที่สุดเป็น 80 มล./วินาที ที่  
 ความสูงของระดับน้ำเสีย 4 ซม. การขีดคิดและเปลี่ยนรูปของเฮกซะวาเลนซ์โครเมียมจะเพิ่มขึ้น  
 เมื่อมีการเพิ่มพื้นที่ในการเคลือบผิวไททานเนียมไดออกไซด์มากขึ้น ในการศึกษาทางจลนศาสตร์  
 ของกระบวนการโฟโตคะตะไลซิสโดยใช้ถังปฏิกรณ์แบบแผ่นตรง พบว่าเป็นไปตามปฏิกิริยา  
 อันดับศูนย์เมื่อความเข้มข้นเริ่มต้นของโครเมียมต่ำกว่า 100 มก./ล. และลักษณะทางจลนศาสตร์  
 จะเปลี่ยนเป็นปฏิกิริยาอันดับหนึ่ง เมื่อความเข้มข้นเริ่มต้นของโครเมียมสูงกว่า 100 มก./ล.  
 ค่าคงที่ทางจลนศาสตร์ ได้แก่ ค่าคงที่ในการดูดซับและค่าคงที่ในการย่อยสลายตามสมการของ  
 แลงเมียร์-ฮินเชอวูด โดยใช้ถังปฏิกรณ์นี้พบว่าเป็น 0.3486 มก./ล.นาทีก และ 0.2620 ลิตร/นาทีก  
 ตามลำดับ

สาขาวิชา การจัดการสิ่งแวดล้อม(สหสาขาวิชา) ภายมือชื่อนิติศ อรรถพล บิขศิริโชค  
 ปีการศึกษา 2548..... ภายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา K.Puangrat

# # 4789499020 : MAJOR ENVIRONMENTAL MANAGEMENT  
 KEY WORD: FIXED BED PHOTOCATALYTIC REACTOR /THIN FILM  
 TITANIUM DIOXIDE / SOL-GEL / PHOTOCATALYTIC REDUCTION

AUDTAPON PIYASASICHOK: EFFECT OF OPERATIONAL  
 PARAMETERS ON PHOTOCATALYTIC REDUCTION OF CHROMIUM  
 (VI) USING FIXED BED PHOTOCATALYTIC REACTOR (FBPR)

THESIS ADVISOR: ASST. PROF. PUANGRAT KAJITVICHYANUKUL,  
 Ph.D., 86 pp. ISBN 974-14-3288-7

A fixed bed photoreactor is one type of newly developed photochemical reactor for immobilized photocatalyst in photocatalysis process. In this research,  $\text{TiO}_2$  was used as photocatalyst and the studied operational parameters included initial pH of wastewaters, wastewaters flow rate ( $Q_w$ ), wastewater level ( $H_w$ ), coating surface area ( $A$ ) and initial concentration of chromium (VI). Effects of each operational parameter on treatment ability of fixed bed photoreactor were measured in terms of residual fraction of chromium (VI) in aqueous solution. From this research, the optimum pH was found pH 3. It was found that the photocatalytic activity of chromium (VI) increased with the increasing of wastewater flow rate and water level. The optimum flow rate was found as 80 mL/sec at 4 cm water level. The deposition and transformation of chromium (VI) was enhanced by the increasing of  $\text{TiO}_2$  coating surface area. The kinetic study of the photocatalysis process using a fixed bed photoreactor was followed zero order patterns when initial concentration of chromium was lower than 100 mg/L. The kinetic pattern was changed to pseudo first order model at high initial concentration of chromium (>100 mg/L). The kinetic coefficients consist of the adsorption equilibrium constants ( $K$ ) and degradation rate constants ( $k$ ) followed Langmuir-Hinshelwood equation using this reactor were calculated as 0.3486 mg/L.min and 0.2620 L/min, respectively.

Field of study Environmental Management..... Student's signature Audtapon Piyasasichok  
 Academic year 2005..... Advisor's signature Puangrat Kajitvichyanukul

## ACKNOWLEDGEMENTS

I would like to give my deep gratitude and appreciation to my thesis advisor, Asst. Prof. Dr. Puangrat Kajitvichyanukul for encouragement, invaluable support, and her kind guidance. Her comments and suggestions not merely provided valuable knowledge but broadened perspective in practical applications as well. Special gratitude goes to the chairman of the committee, Dr. Chantra Tongcumpou for providing invaluable advice and examining my final work. I would also like to thank other committee members, Dr. Punjaporn Weschayanwiwat, Asst. Prof. Jarurat Voranisarakul, and Asst. Prof. Dr. Chavalit Ratanatamskul, for their valuable advice, constant guidance, and creative criticism. I share the pride and joy of completing this thesis with them.

I am most grateful to all staffs and students at the International Postgraduate Programs in Environmental Management (Hazardous Waste Management). Special thanks to laboratories at Department of Environmental Engineering, King Mongkut's University of Technology Thonburi, for lab instrument support. I owe a special debt of gratitude to Dr. Nakorn Srisukhumbowornchai and Miss Kaysinee Sriraksasin from Material Technology, School of Energy and Materials, King Mongkut's University of Technology Thonburi for their help on X-ray diffractometer.

Finally, I feel proud to dedicate this thesis with due respect to my beloved parents, brother and sister for their encouragement, and patient support throughout my entire study.

# CONTENTS

	Page
ABSTRACT IN THAI.....	iv
ABSTRACT IN ENGLISH.....	v
ACKNOWLEDGEMENTS.....	vi
CONTENTS.....	vii
LIST OF TABLES.....	x
LIST OF FIGURES.....	xi
NOMENCLATURE.....	xiii
CHAPTER I INTRODUCTION.....	1
1.1 Introduction.....	1
1.2 Research objectives.....	2
1.3 Hypothesis.....	3
1.4 Scopes of the study.....	3
1.5 Expected result.....	4
1.6 Advantage of the research.....	4
CHAPTER II THEORETICAL BACKGROUNDS AND LITERATURE REVIEW.....	5
2.1 Photocatalysis process.....	5
2.1.1 Advantages of photocatalysis process.....	6
2.1.2 Concept of photocatalysis process.....	7
2.1.2.1 Concept of photocatalytic-reduction .....	7
2.1.3 Application of photocatalysis process.....	8
2.2 Fixed bed photocatalytic reactor (FBPR).....	12
2.2.1 Advantages of fixed bed photocatalytic reactor.....	12
2.2.2 Application of fixed bed photocatalytic reactor.....	13
2.3 Chromium.....	15
2.3.1 Properties and roles of chromium .....	15
2.3.2 Chemistry of chromium.....	16
2.3.3 The toxicity and contamination of chromium.....	19

	Page
2.4 Sol-Gel process.....	20
2.5 Photocatalytic kinetic reactions.....	21
2.5.1 Zero order reactions .....	21
2.5.2 Pseudo-first order reactions .....	22
2.5.3 Langmuir-Hinshelwood reaction kinetics .....	23
2.6 Debye-Scherrer equation.....	25
 CHAPTER III METHODOLOGY.....	 26
3.1 Design and setting up fixed bed photocatalytic reactor.....	26
3.1.1 Design criteria.....	26
3.2 Preparation of TiO <sub>2</sub> thin films on stainless steel plates.....	28
3.2.1 Preparation of coated solutions on stainless steel media.....	28
3.2.2 Immobilizing of TiO <sub>2</sub> thin films.....	29
3.3 Investigation of the operational parameters that influence the photocatalytic-reduction efficiency of chromium (VI) using fixed bed photocatalytic reactor.....	29
3.3.1 Investigation of initial pH of wastewaters that influence on the photocatalytic-reduction efficiency of chromium (VI).....	30
3.3.2 Investigation of flow rate that influence on the photocatalytic- reduction efficiency of chromium (VI).....	30
3.3.3 Investigation of water level that influence on the photocatalytic- reduction efficiency of chromium (VI).....	31
3.3.4 Investigation of TiO <sub>2</sub> coating surface area that influence on the photocatalytic-reduction efficiency of chromium (VI).....	32
3.3.5 Investigation of initial concentration of chromium (VI) that influence on the photocatalytic-reduction efficiency of chromium (VI).....	33
3.4 Measurement method.....	34



CHAPTER IV RESULTS AND DISCUSSION.....	35
4.1 Reactor designing.....	35
4.1.1 Fixed bed photocatalytic reactor (FBPR) design .....	35
4.1.2 Performance of the fixed bed photocatalytic reactor.....	38
4.2 Thin film characteristic.....	38
4.2.1 Thin films characteristic morphology analysis by scanning Electron microscope (SEM).....	38
4.2.2 Formation structure analysis by X-Ray diffraction (XRD).....	40
4.3 Effect of pH of wastewaters.....	42
4.4 Effect of flow rate of wastewaters.....	45
4.5 Effect of water level of wastewaters.....	48
4.6 Effect of TiO <sub>2</sub> coating surface area.....	51
4.7 Effect of initial concentration of chromium (VI).....	54
 CHAPTER V SUMMARY AND SUGGESTION.....	 60
5.1 Summary.....	60
5.2 Suggestion.....	61
 REFERENCES.....	 62
APPENDICES.....	65
APPENDIX A.....	66
APPENDIX B.....	69
APPENDIX C.....	81
BIOGRAPHY.....	86

## LIST OF TABLES

	page
2.1 The properties of chromium.....	15
4.1 Dimensions of the fixed bed photocatalytic reactor.....	38
4.2 Experimental conditions and calculation of important parameters in variation of pH.....	44
4.3 Experimental conditions and calculation of important parameters in variation of flow rate.....	48
4.4 Experimental conditions and calculation of important parameters in variation of water level.....	50
4.5 Experimental conditions and calculation of important parameters in variation of TiO <sub>2</sub> coating surface area.....	53
4.6 Determination of reaction order with different initial concentrations of chromium (VI).....	56

## LIST OF FIGURES

	Page
2.1 Scheme of the photocatalytic process.....	5
2.2 Fate of electrons and holes within a spherical particle of catalyst in the presence of acceptor (A) and donor (D) molecules.....	6
2.3 Positions of the redox potentials of various metallic couples related to the energy levels of the conduction and valence bands of TiO <sub>2</sub> Degussa P-25 at pH 0.....	8
2.4 Species of chromium (III) at different pH .....	16
2.5 Solubility of chromium hydroxide .....	17
2.6 Conversion of chromium (VI) at different pH.....	17
2.7 Reduction potential values of TiO <sub>2</sub> and chromium (VI) at pH 3, 7 and 11 .....	18
3.1 Components of fixed bed photocatalytic reactor.....	27
3.2 Schematic of wastewaters treatment with using fixed bed photocatalytic reactor.....	28
3.3 Flow chart of investigation effect of initial pH of wastewaters.....	30
3.4 Flow chart of investigation effect of flow rate of wastewaters.....	31
3.5 Flow chart of investigation effect of height of wastewaters.....	32
3.6 Flow chart of investigation effect of TiO <sub>2</sub> coating surface area.....	33
3.7 Flow chart of investigation effect of initial concentration of wastewaters.....	34
4.1 Photograph of fixed bed photocatalytic reactor.....	36
4.2 The dimensions of fixed bed photocatalytic reactor.....	37
4.3 SEM micrograph of the stainless steel surfaces without TiO <sub>2</sub> at 3,500 x magnifications.....	39
4.4 SEM micrograph of the 3 cycled coated TiO <sub>2</sub> thin films stainless steel surface at 3,500 x magnifications.....	39
4.5 Morphology of the 3 cycled coated TiO <sub>2</sub> thin films.....	40
4.6 XRD patterns of the 3 cycled coated TiO <sub>2</sub> thin films.....	41
4.7 Stainless steel plates with and without TiO <sub>2</sub> .....	42

4.8 Effect of pH of wastewaters on photocatalytic-reduction of chromium (VI) with time ([Cr (VI)] = 25 ppm, flow rate 80 ml/sec and water level 4 cm.).....	43
4.9 Kinetic coefficients ( $k$ ) of chromium (VI) at different pH.....	43
4.10 TiO <sub>2</sub> thin film plates and used TiO <sub>2</sub> thin film plates.....	45
4.11 Effect of flow rate on photocatalytic-reduction of chromium (VI) with time ([Cr (VI)] = 25 ppm, pH 3 and water level 6 cm.).....	46
4.12 Kinetic coefficients ( $k$ ) of chromium (VI) at different feed flow rate.....	47
4.13 Effect of water level on photocatalytic-reduction of chromium (VI) with time [[Cr (VI)] = 25 ppm, pH = 3 and flow rate 80 ml/sec].....	49
4.14 Kinetic coefficients ( $k$ ) of chromium (VI) at different water levels.....	50
4.15 Effect of TiO <sub>2</sub> coating surface area on photocatalytic-reduction of chromium (VI) with time ([Cr (VI)] = 50 ppm, pH = 3, flow rate 80 ml/sec and water level 4 cm).....	52
4.16 Kinetic coefficients ( $k$ ) of chromium (VI) at different TiO <sub>2</sub> coating surface area .....	53
4.17 Effect of initial concentration of chromium (VI) on photocatalytic-reduction of chromium (VI) with time (pH = 3, flow rate 80 ml/sec and water level 4 cm).....	55
4.18 Linear transform $-\ln C/C_0$ vs time with different initial concentrations of chromium (VI) in the range of 150–500 ppm.....	55
4.19 Kinetic coefficients ( $k$ ) with different initial concentration of chromium (VI) in the range of 25 to 100 ppm .....	56
4.20 $k_{obs}$ with different initial concentration of chromium (VI) in the range of 150 to 500 ppm... ..	57
4.21 Chromate solutions with different initial concentration of chromium (VI).....	58
4.22 Determination of the adsorption equilibrium constants and degradation rate constants.....	58

## NOMENCLATURE

Chromium (VI)	=	Hexavalent chromium
Chromium (III)	=	Trivalent chromium
TiO <sub>2</sub>	=	Titanium dioxide
FBPR	=	Fixed Bed Photocatalytic Reactor
ppm	=	Part per million
$k$	=	The degradation rate constants
$K$	=	The adsorption equilibrium constants
$k_{obs}$	=	The pseudo-first order kinetic rate constants