

เครื่องปฏิกรณ์ชนิคถังกรองหมุนแบบใหม่สำหรับการย่อยสถายแบบใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาเชิงแสงของฟืนอถ ซึ่งเจือปนในสารแขวนลอยที่ประกอบด้วยอนุภาคระดับนาโนไทเทเนียมไดออกไซด์



นางสาวนภาววรณ ทองประชาญ

วิทยานิพนธ์นี้เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต
สาขาวิชาวิศวกรรมเคมี ภาควิชาวิศวกรรมเคมี
คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย
ปีการศึกษา 2548
ISBN 974-53-1056-5
ลิขสิทธิ์ของจุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

A NOVEL ROTARY DRUM FILTERING REACTOR FOR PHOTOCATALYTIC DECOMPOSITION OF PHENOL IN SLURRY CONTAINING TITANIUM DIOXIDE NANOPARTICLES

Miss Napawon Thongprachan

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements

for the Degree of Master of Engineering Program in Chemical Engineering

Department of Chemical Engineering

Faculty of Engineering

Chulalongkorn University

Academic year 2005

ISBN 974-53-1056-5

Thesis Title By	A NOVEL ROTARY DRUM FILTERING REACTOR FOR PHOTOCATALYTIC DECOMPOSITION OF PHENOL IN SLURRY CONTAINING TITANIUM DIOXIDE NANOPARTICLES Miss Napawon Thongprachan
Field of study	Chemical Engineering
Thesis Advisor	Associate Professor Tawatchai Charinpanitkul, D.Eng.
Thesis Co-advisor	Professor Wiwut Tanthapanichakoon, Ph.D.
Fulfillment of the Requ	ne Faculty of Engineering, Chulalongkorn University in Partial irements for the Master's Degree
	Dean of the Faculty of Engineering (Professor Direk Lavansiri, Ph.D.)
THESIS COMMITTEE	E (L=3) Chairman
	Associate Professor Siriporn Damrongsakkul. Ph.D.)
	Associate Professor Tawatchai Charinpanitkul, D.Eng.)
	Whole Vanthoppenichskoon Thesis Co-advisor (Professor Wiwut Tanthapanichakoon, Ph.D.)
	Jo P
	Wiyong Kangwansupamonkon. Ph.D.)

นภาวรรณ ทองประชาญ : เครื่องปฏิกรณ์ชนิดถังกรองหมุนแบบใหม่สำหรับการย่อยสลายแบบใช้ตัวเร่ง ปฏิกิริยาเชิงแสงของฟีนอลซึ่งเจือปนในสารแขวนลอยที่ประกอบด้วยอนุภาคระดับนาโนไทเทเนียมได ออกไซด์ (A NOVEL ROTARY DRUM FILTERING REACTOR FOR PHOTOCATALYTIC DECOMPOSITION OF PHENOL IN SLURRY CONTAINING TITANIUM DIOXIDE NANOPARTICLES) อ.ที่ปรึกษา : รศ.คร.ชวัชชัย ชรินพาณิชกุล,

อ.ที่ปรึกษาร่วม : ศ.คร.วิวัฒน์ ตัณฑะพานิชกุล, 74 หน้า. ISBN 974-53-1056-5

ในเบื้องค้นได้ทำการศึกษาไททาเนีย ที่มีขนาดเฉลี่ยแตกต่างกันสองชนิด (TI (เฟสแอนาเทส, ขนาด เฉลี่ยของผลึก 30 นาโนเมตร, พื้นที่ผิวจำเพาะ 56-59 ตร.ม.ต่อกรัม) และ NI (เฟสแอนาเทส, ขนาดเฉลี่ยของ อนุภาคเคลือบด้วยอาพาไทต์ 400-500 นาโนเมตร, พื้นที่ผิวจำเพาะ 64 ตร.ม.ต่อกรัม)) ในการสลายตัวสารละลายฟิ นอลโดยใช้เครื่องปฏิกรณ์เชิงแสงแบบเขย่า เพื่อหาตัวเร่งปฏิกิริยาเชิงแสงที่ดีกว่าและนำไปใช้กับระบบเครื่อง ปฏิกรณ์ชนิดถังกรองหมุน พบว่า TI เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาเชิงแสงที่ดีกว่า ซึ่งมีประสิทธิภาพสูงสุดในการย่อยสลาย และทำให้ค่า TOC ลดลงหลังจากฉายแสง 60 นาทีเท่ากับ 19.72 และ 14.86 % ตามลำดับ

เครื่องปฏิกรณ์เชิงแสงชนิคถังกรองหมุนที่ใช้ผงไททาเนียชนิค TI เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาเชิงแสง สามารถ แก้ไขปัญหาการสูญเสียตัวเร่งปฏิกิริยาในระหว่างการแยกออกจากสายทางออก ในการวิจัยนี้ชั้นเค้กของไททาเนีย มีความหนา 200 ไมโครเมตร บนกระตาษกรองชนิค HEPA สารละลายฟินอลที่มีความเข้มขันแรกเริ่ม 25 มก.ต่อ ลิตร และปริมาตรน้ำที่บำบัค 25 ลบ.คม. ได้ทำการตรวจสอบผลกระทบของความเร็วรอบหมุนของถังที่ 5 10 20 และ 30 รอบต่อนาที และความเร็วในการกรอง 0.52 0.73 และ 0.84 ซม.ต่อนาที ที่มีต่อการสลายตัวของฟินอล ผล การทคลองเบื้องต้นของผลกระทบของความเร็วรอบหมุนที่มีต่อความหนาชั้นน้ำบนถังหมุนแสดงให้เห็นว่าความ หนาเฉลี่ยเชิงประสิทธิผลของชั้นน้ำจะมากขึ้นเมื่อความเร็วรอบหมุนเพิ่มขึ้น ผลการทคลองแสดงให้เห็นว่าอัตรา การย่อยสลายฟินอลและอัตราการลดลงของค่า TOC จะซ้าลงเมื่อความเร็วรอบหมุนของถังเพิ่มขึ้น ความเร็วรอบหมุนที่เหมาะสมคือ 5 รอบต่อนาที ในกรณีของความเร็วการกรองพบว่า ความเร็วในการกรองที่เหมาะสมที่สุดคือ 0.73 เซนติเมตรต่อนาที ปฏิกิริยาที่ใช้แสงอย่างเดียวถูกทำการศึกษาเพื่อหาประสิทธิภาพในการย่อยสลายฟินอล โดยใช้แสงอย่างเดียวเป็นเวลา 360 นาที มีค่าเท่ากับ 4.96 % ในขณะที่ประสิทธิภาพในการย่อยสลายฟินอล โดยชั้น เค้าไทเทเนียมไดออกไซด์มีค่า 21.47 % เป็นการบ่งซึ่วาชั้นเค้าไทเทเนียมไดออกไซด์เป็นปัจจัยหลักในการ สลายตัวฟินอล นอกจากนี้ได้มีการศึกษาการดูดซับฟินอลบนชั้นเค้าไทเทเนียมไดออกไซด์ ซึ่งพบว่า ประสิทธิภาพในการดูดซับฟินอลมีค่าประมาณ 0.95 % ซึ่งน้อยมาก

ภาควิชา	วิศวกรรมเคมี	ลายมือชื่อนิสิต	"WICKES"	THE SUCKEY
สาขาวิชา	วิศากรรบเคมี	ลายเมืองนื่ออาจารย์ที่ปรึกษา	Am	K many
ปีการศึกษา	2548	ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษาร่ว	Da ono	mulojo.

4770319521 : MAJOR CHEMICAL ENGINEERING

KEY WORD: PHOTOCATALYTIC DECOMPOSITION / PHOTOCATALYST /

TITANIUM DIOXIDE / PHENOL

NAPAWON THONGPRACHAN: A NOVEL ROTARY DRUM
FILTERING REACTOR FOR PHOTOCATALYTIC DECOMPOSITION OF
PHENOL IN SLURRY CONTAINING TITANIUM DIOXIODE
NANOPARTICLES. THESIS ADVISOR: ASSOC. PROF. TAWATCHAI
CHARINPANITKUL, D.Eng., THESIS CO-ADVISOR: PROF. WIWUT
TANTHAPANICHAKOON, Ph.D., 74 pp. ISBN 974-53-1056-5

Two titania with different crystallite sizes (T1 (anatase, average crystallite size of 30 nm, BET surface area of 56-59 m² g⁻¹) and N1 (anatase, apatite coated particles of 400-500 nm, BET surface area of 64 m² g⁻¹)) were investigated using a shaker-type photoreactor to find out the better photocatalyst for degrading the phenol solution and applying it in a novel rotary drum filtering photoreactor system. T1 proved to be the better photocalyst, whose highest decomposition and TOC depletion efficiency of phenol after 60 min were 19.72 and 14.86 %, respectively.

A rotary drum filtering photoreactor used T1 as photocatalyst and it could eliminate the problem of catalyst loss by elutriation with the effluent stream. In this study, the thickness of TiO₂ cake on the HEPA filter was 200 µm, the initial concentration of phenol was 25 ppm, and the volume of treated water was 25 dm³. The rotating speed of the drum was 5, 10, 20, or 30 rpm and the filtration velocity was 0.52, 0.73, or 0.84 cm min⁻¹. Preliminary results on the effect of the rotating speed on the water film thickness on the drum showed that the effective average water film thickness became thicker as the rotating speed increased. The experimental results revealed that the decomposition rate of phenol and TOC depletion rate decreased against the increased rotating speed. The suitable speed of the drum was 5 rpm. As for the filtration velocity, the phenol decomposition rate and TOC depletion rate achieved the optimum when the filtration velocity was 0.73 cm min⁻¹. To obtain the intrinsic capacity of TiO₂ cake in degrading phenol, the photolysis of phenol was also studied. The results indicated that the photolysis efficiency of phenol after 360 min was 4.96 % while the decomposition efficiency of phenol was 21.47 %. They indicated that the presence of TiO₂ cake was a key factor for degrading phenol. In addition, the dark adsorption of phenol on TiO2 cake was verified. We found that the adsorption efficiency of phenol on TiO₂ cake for 30 min was insignificant, which was about 0.95 %.

	.Chemical Engineering.			
•	.Chemical Engineering.	_		
Academic year	.2005	Co-advisor's signatur	re W	Tinthapanichelon

ACKNOWLEDGEMENTS

The author would like to thank Prof. Wiwut Tanthapanichakoon and Assoc. Prof. Tawatchai Charinpanitkul for their continuous advising many interesting subject, deep discussion, and encouragement to pass by the problem and obstacle throughout this project including the training for developing the self-learning.

In addition, the author would like to thank lecturer Arthorn Vijitamornlert of Mahachai Plastic Industrial for his support in experimental setup.

The author is grateful to Prof. Yasushige Mori of Doshisha University, Kyoto, Japan for providing the nanotitania sample and New Energy and Industrial Technology Development Organization (NEDO) for financial support.

The author would like to acknowledge Assoc. Prof. Siriporn Damrongsakkul, Assist. Prof. Joongjai Panpranot, and Dr. Wiyong Kangwansupamonkon for their useful comments and participation as the thesis committee.

Furthermore, the author is very grateful to Mr. Poonlasak Muthakarn, Mr. Nawin Viriya-empikul, and Mr. Adisak Saiyasuk for their useful suggestions, kindly helping and encouragement. Moreover, Mr. Kijchai Kanjanapaparkul is also acknowledged due to his hospitality and encouragement to set up the experimental apparatus. As well, the author thanks research assistants and helpmate in Particle Technology and Material Processing Laboratory of Chulalongkorn University for their helpful all of things.

Finally, the author thanks my family for giving me support, for encouragement to pursue my interests, and for listening to my complaints and frustrations.

CONTENTS

Page
ABSTRACT IN THAIiv
ABSTRACT IN ENGLISHv
ACKNOWLEDGEMENTSvi
CONTENTSvii
LIST OF TABLESx
LIST OF FIGURESxi
NOMENCLATURExiii
CHAPTER
I INTRODUCTION
1.1 Background1
1.2 Objectives of study2
1.3 Scopes of research
1.4 Expected benefits
II FUNDAMENTAL KNOWLEDGE AND LITERATURE REVIEW4
2.1 Phenol4
2.2 Titanium dioxide photocatalyst6
2.3 Photocatalytic reaction
2.4 The pollutants removal using titanium dioxide11
2.5 Filtration fundamental

CH.	APTER Pag	e
III	EXPERIMENTAL 1	8
	3.1 Synthetic wastewater1	8
	3.2 Analytical instruments1	8
	3.3 Photocatalysts	1
	3.4 Photocatalytic reactor	1
	3.4.1 Shaker	1
	3.4.2 Rotary drum filtering reactor2	2
	3.5 Experimental procedure	5
IV	RESULTS AND DISCUSSION2	6
	4.1 Finding the adsorption and decomposition efficiency and	
	initial rate of titania in degrading phenol using the shaker-type	
	photoreactor2	6
	4.1.1 Phenol removal efficiency2	7
	4.1.2 Initial rate of photocatalytic degradation2	8
	4.2 Characterization of TiO ₂ cake formed on the surface of HEPA filter2	9
	4.3 Phenol removal using rotary drum filtering photoreactor	0
	4.3.1 Effect of rotating speed of the drum on phenol removal3	1
	4.3.2 Effect of filtration velocity on phenol removal	3
	4.3.3 Effect of direct photolysis on the phenol removal	5
	4.3.4 Adsorption of phenol on TiO ₂ cake	7
V	CONCLUSION3	8
	5.1 Choosing the better titanium dioxide	8
	5.2 Phenol removal using rotary drum filtering photoreactor	8
	5.3 Recommendation for future work4	0

CHAPTER		Page
REFERENCES		41
APPENDICES		44
APPENDIX A	Publications Resulting from This Research Work	45
APPENDIX B	Experimental Results	51
APPENDIX C	Experimental Procedure of Rotary Drum Filtering	
]	Reactor System	57
VITA		60

LIST OF TABLES

	Page
Table 1.1 Physical characteristics of titania samples	3
Table 2.1 The important properties of phenol	6
Table 2.2 Comparison of rutile and anatase	8
Table 4.1 Phenol removal efficiency (%) and initial decomposition rate	
of each titania	28
Table 4.2 The initial degradation rate of phenol at various rotating speeds	
of the drum	31
Table 4.3 The initial degradation rate of phenol at various rotating	
speeds of the drum	32

LIST OF FIGURES

	ŀ	age
Figure 2.1	Crystalline phase of TiO ₂	7
Figure 2.2	Principle mechanism of photocatalytic reaction	9
Figure 2.3	Particle deposition in filtration	16
Figure 3.1	Scanning Electron Microscopy (SEM) (JEOL, JSM-5800 LV)	19
Figure 3.2	High Performance Liquid Chromatography (HPLC)	20
Figure 3.3	TOC analyzer	20
Figure 3.4	Arrangement of the batch reactors and lamps in the shaker	
	(T1, T2, T3, and T4 are test tubes with samples of organic	
	solution and titania; B1 and B2 are test tubes with samples	
	of only organic solution)	22
Figure 3.5	A schematic diagram of the setup of TiO ₂ cake-covered	
	rotary drum filtering reactor	23
Figure 3.6	A photo of the bare rotary drum filtering reactor	24
Figure 3.7	A photo of the experimental set-up of rotary drum filtering	
r	eactor	24
Figure 4.1	Comparison of phenol removal by each titania in terms of	
	phenol and TOC	29
Figure 4.2	SEM image of HEPA filter fibers	30
Figure 4.3	SEM image of TiO ₂ (T1) cake formed on the surface of HEPA filter	30
Figure 4.4	Decomposition of phenol at various rotating speeds of	
	the drum using filtration velocity of 0.73 cm min ⁻¹	32

		Page
Figure 4.5	TOC depletion at various rotating speeds of the drum using	
	filtration velocity of 0.73 cm min ⁻¹	33
Figure 4.6	Comparison decomposition of phenol at various filtration velocities	34
Figure 4.7	Comparison TOC depletion at various filtration velocities	35
Figure 4.8	Effect of direct photolysis on the decomposition of phenol	
	using rotating speed of the drum of 5 rpm and filtration velocity	
	of 0.73 cm min ⁻¹	36
Figure 4.9	Effect of direct photolysis on the TOC depletion using rotating	
	speed of drum of 5 rpm and filtration velocity of 0.73 cm min ⁻¹	36
Figure 4.10	Dark adsorption of phenol on TiO ₂ cake in terms of phenol	
	and TOC using filtration velocity of 0.73 cm min ⁻¹ and	
	rotating speed of 5 rpm	37

NOMENCLATURE

A	=	filtration area (m ²)
С	15	dry cake mass per filtrate volume (kg/m³)
С		residual concentration at any time (ppm)
C_0	= 1	initial concentration (ppm)
$C^{p,lr}$	=	the average residual concentration of phenol in the blank
		samples in the irradiation experiment (ppm)
$C_{b,NI}$	=	the average residual concentration of phenol in the blank
		samples in the absence of irradiation (ppm)
$C_{\tilde{i}}$. =	the initial concentration of phenol at the start of the
		experiment (ppm)
C_{lr}	=	residual concentration at any time in the irradiation
		experiment (ppm)
$C_{t,lr}$	=	the average residual concentration of phenol in the test
		samples in the irradiation experiment (ppm)
$C_{t,NI}$	=	the average residual concentration of phenol in the test
		samples in the absence of irradiation (ppm)
P	=	pressure (N/m²)
R_m	=	medium resistance (1/m)
t	=	time (sec)
TOC	=	residual total organic carbon concentration at any time
		(ppm)
TOC_0		

$TOC_{b,NI}$	=	the average residual total organic carbon concentration of
		solution in the blank samples in the absence of irradiation
		(ppm)
$TOC_{t,NI}$	=	the average residual total organic carbon concentration of
		solution in the test samples in the absence of irradiation
		(ppm)
$TOC_{b,lr}$	=	the average residual total organic carbon concentration of
		solution in the blank samples in the irradiation experiment
		(ppm)
$TOC_{t,lr}$	=	the average residual total organic carbon concentration of
		solution in the test samples in the irradiation experiment
		(ppm)
TOCi	=	the initial total organic carbon concentration of solution at
		the start of the experiment (ppm)
V	i (-	filtrate volume (m ³)
μ	=	liquid viscosity (Pa.s)
α	=	local specific cake resistance (m/kg)