# $NO_x$ REMOVAL BY SELECTIVE - REDUCTION WITH PROPENE



Ms. Rattida Sujintamanee

A Thesis Submitted in Partial Fulfilment of the Requirements
for the Degree of Master of Science

The Petroleum and Petrochemical College, Chulalongkorn University
in Academic Partnership with

The University of Michigan, The University of Oklahoma,
and Case Western Reserve University

2002
ISBN 974-03-1561-5

**Thesis Title** :  $NO_x$  Removal by Storage - Reduction with Propene

By : Ms. Rattida Sujintamanee

Program : Petrochemical Technology

Thesis Advisors: Prof. Somchai Osuwan

Prof. Erdogan Gulari

Accepted by the Petroleum and Petrochemical College, Chulalongkorn University, in partial fulfilment of the requirements for the Degree of Master of Science.

K. Bunyalint. College Director

(Assoc. Prof. Kunchana Bunyakiat)

**Thesis Committee:** 

(Prof. Somchai Osuwan)

(Prof. Erdogan Gulari)

(Asst. Prof. Thirasak Rirksomboon)

(Dr. Sirirat Jitkarnka)

#### **ABSTRACT**

4371019063: PETROCHEMICAL TECHNOLOGY PROGRAM

Rattida Sujintamanee: NO<sub>x</sub> Removal by Storage-Reduction with

Propene. Thesis Advisors: Prof. Erdogan Gulari and Prof. Somchai

Osuwan, 36 pp. ISBN 974-03-1561-5

Keywords : NO<sub>x</sub> storage-reduction/ Gold catalyst/ Gold/ Barium catalyst/

Impregnation/ Sol-gel

NO<sub>x</sub>, which consist of NO and NO<sub>2</sub>, are air pollutants. They affect the environment and human health. The major source of NO<sub>x</sub> is fossil fuel combustion in power plants and engines. In this work, the catalytic reduction of NO<sub>x</sub> with propene in the presence of oxygen was carried out over Au/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> and Au/Ba/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> catalysts prepared by impregnation and sol-gel methods. Au and Ba loadings were varied in the range 0.5-1% and 5-15%, respectively. The catalysts were characterized by BET, XRD, and AAS. It was found that 0.7% Au impregnated on an Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> sol-gel support and 0.7% Au impregnated on a 5% Ba/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> sol-gel support showed the best activity at 475 and 500 °C, respectively. The percentage of Au loading had no significant effect on catalytic activity while the percentage of Ba loading showed a significant effect. The catalytic activity decreased with increasing percentage of Ba loading. The sequence of Au and Ba impregnation was also investigated. The results showed that it had only a slight effect on catalytic activity. The presence of water vapor had no effect on the activity of both Au/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> and Au/Ba/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> catalysts.

# บทคัดย่อ

รัคธิดา สุจินตะมณี : การกำจัดก๊าซ ในโตรเจนออกไซค์โดยวิธีสตอเรจ-รีดักชันด้วยก๊าซ โพรพีน (NO $_{\rm x}$  Removal by Storage-Reduction with propene) อ. ที่ปรึกษา : ศ.ดร. เออโด แกน กูลารี และ ศ.ดร. สมชาย โอสุวรรณ 36 หน้า ISBN 974-03-1561-5

ก๊าซไนโตรเจนออกไซด์ซึ่งประกอบด้วย ก๊าซไนตริกออกไซด์ และก๊าซไนโตรเจนได ออกไซค์เป็นก๊าซมลพิษที่ส่งผลกระทบต่อสิ่งแวคล้อมและมนษย์ แหล่งกำเนิดหลักของก๊าซ ในโตรเจนออกไซด์ คือ การเผาใหม้เชื้อเพลิงในโรงไฟฟ้าและในเครื่องยนต์ งานวิจัยนี้ได้ศึกษา ปฏิกิริยารีดักชั้นของก๊าซในโตรเจนออกไซค์ด้วยก๊าซโพรพื้นในบรรยากาศของออกซิเจนโดย อาศัยตัวเร่งปฏิกิริยาทองและแบเรียมบนตัวรองรับอลูมินาที่เตรียมโคยวิธีอิมเพรกเนชัน และ โซล โลหะทองและแบเรียมได้ถูกศึกษาในช่วงค่าน้ำหนักร้อยละ 0.5-1 และ 5-15 ตามลำคับ คุณ สมบัติของตัวเร่งปฏิกิริยาที่เตรียมได้นั้น ถูกวิเคราะห์โดยวิธี บรูเนอร์-เอมเมต-เทลเลอร์ (BET) , เอกซ์เรย์ ดิฟแฟรกชัน (XRD) และ อะตอมมิก แอบซอฟชัน สเปกโตรสโคปี (AAS) จากการศึกษา พบว่าตัวเร่งปฏิกิริยาทอง ร้อยละ 0.7 ที่ถูกอิมเพรกเนตบนตัวรองรับโซลเจลอลูมินา และ ตัวเร่ง ปฏิกิริยาทอง ร้อยละ 0.7 ที่ถูกอิมเพรกเนตบนตัวรองรับโซลเจลแบเรียมอลูมินาซึ่งมีแบเรียมร้อย ละ 5 บรรจุอยู่ มีความว่องไวดีที่สุดที่อุณหภูมิ 475 และ 500 องศาเซลเซียส ตามลำคับ น้ำหนัก ร้อยละต่างๆของทองไม่มีผลกระทบเค่นชัดนักต่อความว่องไวของตัวเร่งปฏิกิริยา ในขณะที่น้ำ หนักร้อยละต่างๆ ของแบเรียมมีผลกระทบอย่างเค่นชัด กล่าวคือ ความว่องไวของตัวเร่งปฏิกิริยา จะลดลงเมื่อน้ำหนักร้อยละของแบเรียมเพิ่มขึ้น นอกจากนี้ยังพบว่าลำดับของการอิมเพรกเนชัน ของโลหะทองและแบเรียมมีผลกระทบเล็กน้อยต่อความว่องไวของตัวเร่งปฏิกิริยา และยังพบอีกว่า ในบรรยากาศที่มีใอน้ำปนอยู่นั้นไม่ส่งผลกระทบต่อความว่องไวของตัวเร่งปฏิกิริยาทองบนตัวรอง รับอลูมินา และทองบนตัวรองรับแบเรียมอลูมินา

#### **ACKNOWLEDGEMENTS**

I would like to express my deepest sincere gratitude to these individuals who are always my inspiration to complete this work.

To my advisors, Prof. Somchai Osuwan and Prof. Erdogan Gulari for their helpful advises, supports and kindness.

To Ms. Jiraporn Leerat, Ms. Apanee Luengnarruemitchai, Ms. Siriporn Jongpatiwut, Mr. Siriphong Roatluechai and all of Ph.D. students at The Petroleum and Petrochemical College for the valuable suggestion and guidance.

To Asst. Prof. Thirasak Risksomboon and Dr. Sirirat Jitkarnka for serving as my committee.

To The Petroleum and Petrochemical College faculty and staffs for their valuable help.

Finally my deepest thanks to my family and my friends for their love, encouragement, and for being a constant source of inspiration.

## **TABLE OF CONTENTS**

				PAGE
T	Title Page			
A	Abstract (in English)			
Α	Abstract (in Thai)			
Α	Acknowledgements			
T	Table of Contents			
L	List of Tables			ix
L	List of Figures			X
CHAP'	TER			
Ĭ	IN	ſR∩DI	UCTION	1
•		Introd		1
			rch Objectives	3
I	l Li	ΓERAΊ	CURE SURVEY	4
	2.1	NO <sub>x</sub> S	torage and Reduction (NSR)	4
	2.2	Proper	rties of Gold	7
	2.3	Hetero	ogeneous Catalysis of Gold	7
	2.4 Nitric Oxide Reduction (Selective Catalytic		Oxide Reduction (Selective Catalytic	
		Reduc	tion, SCR) with Hydrocarbons over	
		Gold (	Catalysts	9
	2.5	Cataly	rst Preparation	9
		2.5.1	Sol-Gel Method	9
		2.5.2	Incipient Wetness Impregnation Method	11
I	EXPERIMENTAL			12
	3.1	Mater	ials	12
		3.1.1	Catalyst Preparation Materials	12
		3.1.2	Reactant Gases	12

	3.2	Catalyst Preparation				
		3.2.1	Sol-Gel	Method	13	
			3.2.1.1	Barium Supported on Alumina	13	
			3.2.1.2	Gold supported on Alumina	13	
		3.2.2	Impregr	nation	13	
			3.2.2.1	Gold Impregnated on Alumina		
				and Barium/Alumina Sol-Gel		
				Support	13	
			3.2.2.2	Barium Impregnated on Gold/Alumina		
				Sol-Gel Support	14	
	3.3	Cataly	st Chara	cterization	14	
		3.3.1	Surface	Area Measurement	14	
		3.3.2	X-Ray	Diffraction (XRD)	14	
		3.3.3	Atomic	Absorption Spectroscopy (AAS)	15	
	3.4	Apparatus			16	
		3.4.1	Gas Ble	ending System	16	
		3.4.2	Catalyt	ic Reactor	16	
		3.4.3	Analyti	cal Instruments	16	
	3.5 Catalytic Activity Measurements			rity Measurements	18	
		3.5.1	NO <sub>x</sub> Sto	orage-Reduction (NSR)	18	
		3.5.2	Selectiv	ve Catalytic Reduction (SCR)	18	
		3.5.3	Study E	Effect of Pretreatment Gas	19	
IV	RESULTS AND DICUSSION					
	4.1	Catalyst Characterization				
	4.2	2 Catalytic Activity Testing				
		4.2.1	NO <sub>x</sub> Sto	orage-Reduction	26	
		4.2.2	Selectiv	e Catalytic Reduction	26	
			4.2.2.1	Effect of Preparation Method	26	
			4.2.2.1	Effect of % Metal Loading	27	
			4.2.2.3	Effect of Impregnation Sequence	30	
			4.2.2.4	Effect of Water Vapor	30	

CHAPTER		PAGE
	4.2.2.5 Effect of Pretreatment Gas	32
V	CONCLUSIONS AND RECOMMENDATIONS	33
	REFERENCES	34
	CIRRICULUM VITAE	36

## LIST OF TABLES

TABLE	PAGE
4.1 BET surface area results	21
4.2 % Gold loading from AAS	22

## LIST OF FIGURES

FIGURE		PAGE
2.1	NO <sub>x</sub> storage period of NSR catalyst	5
2.2	NO <sub>x</sub> reduction period of NSR catalyst	5
3.1	Schematic flow diagram of experimental equipment	17
4.1	XRD pattern for 0.7%Au/Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> catalysts with	
	different preparation methods	23
4.2	XRD pattern for Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> (sol-gel) and	
	0.5-1.0% Au (imp) on Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> (sol-gel) catalysts	24
4.3	XRD pattern for 0.7%Au (imp) on	
	5-15%Ba/Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> (sol-gel) catalysts	24
4.4	XRD pattern for 10%Ba/Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> (sol-gel) and	
	0.5-1.0%Au (imp) on 10%Ba/Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> catalysts	25
4.5	XRD pattern for 0.7%Au/10%Ba/Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> catalysts with	
	different impregnation sequences	25
4.6	NO <sub>x</sub> conversion over Au/Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> catalysts with different	
	preparation methods	27
4.7	NO <sub>x</sub> conversion over Au/Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> catalysts with different	
	percentage of gold loadings	28
4.8	NO <sub>x</sub> conversion over Au/Ba/Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> catalysts with	
	different percentage of barium loadings	28
4.9	NO <sub>x</sub> conversion over Au/Ba/Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> catalysts with	
	different percentage of gold loadings	29
4.10	NO <sub>x</sub> conversion over Au/Ba/Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> catalysts with	
	different impregnation sequences	30
4.11	Effect of water vapor on the activity of 0.7%Au (imp)	
	on Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> (sol-gel) catalyst	31
4.12	Effect of water vapor on the activity of 0.7%Au (imp)	
	on 10%Ba/Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> (sol-gel) catalyst	31

FIGURE		PAGE
4.13	Effect of pretreatment gas on the activity of	
	0.7%Au (imp) on Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> (sol-gel) catalyst	
	in the presence of water	32