

การพัฒนาระบวนการผลิตน้ำชาชีวิตด้วยการแลกที่ไอโซไทป์กับไซโอด เจนชัลไฟร์



นาย สมชาย ธรรมนันท์กุล

วิทยานิพนธ์นี้ เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปริญญาวิศวกรรมศาสตร์มหาบัณฑิต

ภาควิชานิวเคลียร์ เทคโนโลยี

บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

พ.ศ. 2527

008664

17684043

THE DEVELOPMENT OF HEAVY WATER PRODUCTION PROCESS

BY ISOTOPIC EXCHANGE USING HYDROGEN SULFIDE

MR. SOMCHAI DHAMMANUNGUNE

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements

for the degree of Master of Engineering

Department of Nuclear Technology

Graduate School

Chulalongkorn University

1984

หัวข้อวิทยานิพนธ์

การพัฒนากระบวนการผลิตน้ำมนต์ใหม่โดยการแลกที่ไอโซไทป์
กับไซโตรเจนชั้นไฟค์

โดย

นาย สมชาย รัตน์มันท์กุล

ภาควิชา

นิวเคลียร์เทคโนโลยี

อาจารย์ที่ปรึกษา

ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ชยากฤต ศิริอุปถัมภ์

บัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์ อนุญาตให้นับวิทยานิพนธ์นี้ เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษา
ตามหลักสูตรปริญญามหาบัณฑิต

.....

คณะดิบัณฑิตวิทยาลัย

(รองศาสตราจารย์ ดร. สุประดิษฐ์ บุนนาค)

คณะกรรมการสอบวิทยานิพนธ์



..... ประธานกรรมการ

(ศาสตราจารย์ สุวรรณ แสงเพ็ชร์)

.....

(ศาสตราจารย์ ดร. เมธี ลิทธิสุนทร)

.....

(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ชยากฤต ศิริอุปถัมภ์)

.....

(อาจารย์ ศิริรัตน์ ไทรสมบูรณ์)

ลักษณะของบัณฑิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

หัวข้อวิทยานิพนธ์

การพัฒนากระบวนการผลิตน้ำชาบีกนักโดยการแยกที่ไอโซไทป์
กับไฮโดรเจนชัลไฟด์

ชื่อ

นาย สมชาย ธรรมนันท์กุจ

อาจารย์ที่ปรึกษา

ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ชยากวิศ ศิริอุปภัมก์

ภาควิชา

นิวเคลียร์เทคโนโลยี

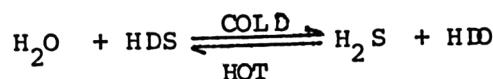
ปีการศึกษา

2526



บทสรุปย่อ

วิทยานิพนธ์ฉบับนี้ เป็นการวิจัยเชิงทดลอง เพื่อพัฒนากระบวนการผลิตน้ำชาบีกนัก (HEAVY WATER) หรือ ตัวที่เรียมออกไชค์ ชั้นในประเทศไทย จากแหล่งน้ำธรรมชาติ ที่มีความเข้มข้นเฉลี่ยร้อยละ 0.015 โดยอาศัย ด้วยการสร้างชุดอุปกรณ์เพิ่มความเข้มข้นโดยอาศัยหลักการการแยกที่ไอโซไทป์ของไฮโดรเจน กับ โปรเทียน กับ ตัวที่เรียมระหว่าง กําชไฮโดรเจนชัลไฟด์ กับน้ำที่พุทธภูมิสมดุลทางเคมีในสมการ



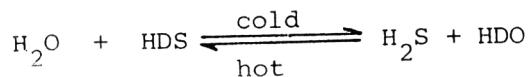
โดยมีค่าคงตัวสมดุลของปฏิกิริยาเปรียบเทียบตามอุณหภูมิ เช่นที่ ๓๐°C ค่า K = 2.32 และที่ ๑๓๐°C ค่า K = 1.84

ชุดอุปกรณ์ที่ออกแบบสร้างขึ้น เป็นต้นแบบ เพื่อพัฒนาการประยุกต์ข้อมูลในเชิงปฏิบัติ เกี่ยวกับกลไกความถ่วงภายในตัวเยร์ในกระบวนการผลิต ยังได้แก่ การผลิตกําชไฮโดรเจนชัลไฟด์ การควบคุมความดันของกําชภายในประมาณ 10 บาร์ยากาส การปรับและควบคุมอุณหภูมิที่แตกต่าง กันอย่างทันทีทัน刻 ระหว่างอุณหภูมิ ๓๐°C กับ ๑๓๐°C การปรับและควบคุมอัตราการไหลของของ- ไหลที่ไหลสวนทางกันในตัวปฏิกิริย์ เพื่อให้ได้ภาวะเหมาะสม ตลอดไปจนถึง กระบวนการ กการทำผลผลิตให้มีรีสูทีซ เพื่อนำไปปริเคราะห์หาค่าตัวประกอนการแยกไอโซไทป์ของผลผลิต และประสิทธิภาพของเครื่องมือ.

ผลจากการวิจัยทำให้ได้ข้อมูลข้อได้เปรียบเสีย เปรียบ เกี่ยวกับกลไกและกรรมวิธี แปลงอุปกรณ์เพื่อประกอนเป็นเครื่องผลิตน้ำชาบีกนัก ซึ่งสามารถขยายกำลังผลิตไปสู่ขนาด อุตสาหกรรมชั้นในประเทศไทยได้ต่อไป

ABSTRACT

This thesis was an experimental research for the development of the production of heavy water or deuterium oxide in Thailand from natural resources containing 0.015 a/o by means of a designed set of equipment which was constructed under the principle of the isotopic exchange of protium and deuterium at dual temperature between hydrogen sulfide and water according to the chemical equilibrium equation,



of which the equilibrium constants are, $K = 2.32$ at 30°C and $K = 1.84$ at 130°C

In order to develop the application of practical data for the technology of control in the production conditions, a designed set of equipment was constructed to be the prototype for the control of hydrogen sulfide production, the compression of such gas at a pressure of 10 atm., the adjustment and control of an abruptly changed temperature between 30°C and 130°C, the adjustment and control of an optimum flow rate of a counter-current fluid flow in the reactor, and the purification process of the final product which was analysed for the determination of the separation factor and the efficiency of the constructed equipment.

This research provided a substantial body of results to apply the constructed equipment to control the production conditions, and the advantageous and disadvantageous data were collected and compared to be the basis of industrial scale production of heavy water in Thailand in the future.



กิติกรรมประภาค

งานวิจัย เรื่องนี้สำเร็จลงได้ด้วยการ เกื้อหนุนเคราะห์จากบุคลผู้ทรงความรู้ และ มีประสบการณ์มานานเป็นอย่างมากท่าน ชีงกรุณาให้ความช่วยเหลืออย่างเต็ม เปี่ยมไปด้วยน้ำใจ นับตั้งแต่ท่านหัวหน้าภาควิชานิวเคลียร์เทคโนโลยี ศาสตราจารย์สุวรรณ แสงเพ็ชร์ ผู้ปลูกเรือนเริ่มต้น และสนับสนุนในทุกวิถีทางให้ฝ่าฟันอุปสรรคนานปีการงานสำเร็จลุล่วงไปได้ทุกขั้นตอน กอบปรับกับการสนับสนุนจากอาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์ ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ชัยกฤต ศิริอุปถัมภ์ ที่คอยให้คำแนะนำอันเป็นประโยชน์ยิ่งในการดำเนินการแต่ละขั้นตอน และงานนี้จะเป็นรูปร่างขึ้นมาไม่ได้เลย หากปราศจาก อาจารย์ศราวุฒิ จันทร์พิทย์ แห่งภาควิชาช่างท่อและเชื่อมประสาณ สถาบันเทคโนโลยีพระจอมเกล้า ผู้ลังมือประกอบติดตั้งและตัดแปลงทุกชิ้นส่วนร่วมกับผู้ช่วย เชื่อมอีก ๔ ท่านจนสามารถเดินเครื่องได้ตามเงื่อนไขการผลิตทุกประการ ตลอดจนอยู่กันเดินเครื่องรันต่อวันตื้นต่อสักจนสำเร็จ และ ผู้ที่ให้คำแนะนำอันมีค่ายิ่ง เกี่ยวกับชิ้นส่วนอุปกรณ์ควบคุมในหลายขั้นตอนจนสามารถตัดแปลงมาใช้ในระบบการผลิตนี้ได้ดี อีก ท่าน เลขาธิการสมาคมส่งเสริมเทคโนโลยีไทย-สุนัน พุฒิ ศุภะ พุฒิ ชัยฤทธิ์ ศุภะ ซึ่งมีประสบการณ์มากในด้านวิศวกรรมการผลิต และ ค่อยติดตามความคืบหน้าของโครงการตลอดเวลาด้วยความห่วงใย และขอขอบคุณ อาจารย์ศิริรัตน์ ไทรสมบูรณ์ แห่งภาควิชานิวเคลียร์เทคโนโลยี ที่กรุณาวัดปริมาณความเข้มข้นของผลผลิตด้วยวิธีการใช้สูกกลอยที่พัฒนาขึ้นเอง และผู้ที่สนับสนุนให้ความชั้นใจในการวิเคราะห์ผลด้วยเครื่อง MSM คือ รองศาสตราจารย์ วิรุฬห์ มังคละวิรช ผู้อำนวยการศูนย์เครื่องมือทางวิทยาศาสตร์และเทคโนโลยี ผู้ที่ให้คำแนะนำและจัดเจ้าหน้าที่ให้ดำเนินการให้ และอีกหลาย ๆ ท่าน ที่มีได้เอ่ยชื่อไว้ในที่นี้ ชีงทุกท่านล้วนมี้าใจให้การ เกื้อหนุนทั้งทางวิชาการ กำลังกายและกำลังใจ ฉันมีค่ายิ่งจนไม่สามารถจะบรรยายเป็นศัพด์อักษรได้ และ เกินกว่าที่จะหาคำพราพรรณได้ความรู้สึก เป็นบุญคุณที่มีอยู่ในจิตใจของผู้วิจัย

อนึ่ง การสนับสนุนทางทุนทรัพย์ เป็นปัจจัยสำคัญยิ่งที่ทำให้งานวิจัยชิ้นนี้สำเร็จลงได้ ขอขอบคุณท่านคณะกรรมการจัดสรรงบประมาณวิจัยของบัณฑิตวิทยาลัยประจำปี พ.ศ. ๒๕๒๔ ที่เล็งเห็นความสำคัญของงานวิจัยนี้ โดยจัดสรรงบให้ถึง ๒๕,๐๐๐ บาท ซึ่ง เป็นอัตราสูงสุดที่จัดให้ได้ เมย์ว่าจะไม่คุ้มไปถึงทุนที่ใช้ไปทั้งหมดประมาณหนึ่งแสนบาท แต่ก็ช่วยให้จัดซื้อชิ้นส่วนอุปกรณ์ส่วนสำคัญไปได้หลายชิ้น และ เป็นส่วนหนึ่งที่ผลักดันให้ทำงานวิจัยชิ้นนี้ลุล่วงไปได้ในที่สุด

ສາ ວ ຊ ນ

	ຫນາ
ນທຄຕຍ່ອກພາສາໄທ.....	៥
ນທຄຕຍ່ອກພາສາອັງກອນ.....	៦
ກິດກຣມປະກາສ.....	៧
ຮາຍກຣດາຈາກປະກອບ.....	៨
ຮາຍກຣຽປະກອບ.....	៩
ນທທີ 1 ນທນໍາ.....	1
1.1 ຄວາມເປັນມາແລະ ຄວາມສໍາຄັງຂອງນົມຫາ.....	1
1.2 ວັດຖຸປະສົງ.....	9
1.3 ຂອບເຂດຂອງກຣວິຈີຍ.....	9
1.4 ປະໄຍຍັນທີ່ໄດ້ຮັບຈາກກຣວິຈີຍ.....	9
2 ນ້ຳໜິດທັກ.....	10
2.1 ນ້ຳໜິດທັກຕືອະໄໄລ.....	10
2.2 ນທນາກແລະ ຄວາມສໍາຄັງຂອງນ້ຳໜິດທັກ.....	11
2.3 ອຸດສົມບັດຂອງນ້ຳໜິດທັກ.....	13
2.4 ແລ່ງນ້ຳໜິດທັກ.....	14
2.5 ອຸດສາທກຣມກຣລິດນ້ຳໜິດທັກ.....	16
2.6 ກາຣກຣລິດນ້ຳໜິດທັກໃນປະເທດໄທ.....	18
3 ກາຣກຣລິດນ້ຳໜິດທັກ	20
3.1 ປະວັດກາຣກຣລິດນ້ຳໜິດທັກ.....	20
3.2 ກະບວນກາຣກຣລິດນ້ຳໜິດທັກ.....	21
3.3 ກາຣເປົ້ຍນ ເຫັນກະບວນກາຣກຣລິດ ເພື່ອ ຄວາມເໜາະສົມໃນກຣດາຈາກ ກຣມໃນປະເທດໄທ.....	24



3.4 เทคโนโลยีในการเลือกพัฒนากระบวนการผลิตน้ำชาชนิดหนึ่ง โดยวิธีแลกที่ไอโซไทประท่วงก้าชใช้โดย เจนซล ไฟด์กับน้ำ	27
บทที่ 4 กระบวนการผลิตน้ำชาชนิดหนึ่งโดยการแลกที่ไอโซไทปั้ยก้าชใช้โดย เjenzsl ไฟด์ ที่พหุอุณหภูมิ	28
4.1 ประวัติความเป็นมา	28
4.2 เงื่อนไขการผลิต	30
4.3 การกำหนดมาตรฐานวัสดุและอุปกรณ์	38
บทที่ 5 อุปกรณ์และวิธีการผลิตน้ำชาชนิดหนึ่งด้วยการแลกที่ไอโซไทประท่วงใช้โดย เjen ซล ไฟด์กับน้ำ	39
5.1 การออกแบบและการสร้างอุปกรณ์	39
5.2 การดำเนินการทดลอง	49
บทที่ 6 ผลการวิจัย	51
6.1 การควบคุมภาวะเหมาะสมในการผลิตด้วยชุดอุปกรณ์ที่สร้างและ ประกอบขึ้น	51
6.2 ผลการเดินเครื่องเพื่อผลิตน้ำชาชนิดหนึ่ง	52
บทที่ 7 สรุปผลการวิจัยและข้อเสนอแนะ	54
7.1 การสร้างเครื่องผลิตน้ำชาชนิดหนึ่ง	55
7.2 การเดินเครื่องผลิตน้ำชาชนิดหนึ่ง	56
7.3 ผลผลิต	56
7.4 ข้อเสนอแนะ	57
เอกสารอ้างอิง	59
ประวัติการศึกษา	62

รายการตารางประกอบ

หน้า

ตารางที่

1.1 อุปสงค์การใช้พลังงานในอนาคตของประเทศไทย ชีงคาดการณ์ โดยการพัฒนาแห่งชาติ	2
2.1 คุณสมบัติทางนิวเคลียร์ของน้ำหนักนิวเคลียร์ เปรียบเทียบกับสารชนิดอื่น ..	10
2.2 เปรียบเทียบคุณสมบัติของน้ำธรรมชาติกับน้ำหนักนิวเคลียร์ ..	13
2.3 ปริมาณดิวเทอเรียมในแหล่งน้ำธรรมชาติ ณ ที่ต่างๆ ของโลก ..	14
2.4 ปริมาณดิวเทอเรียมในแหล่งน้ำธรรมชาติในประเทศไทย ..	15
2.5 โรงงานผลิตน้ำหนักนิวเคลียร์ ..	16
3.1 ค่า Separation factors ในกระบวนการกรอกลั่นน้ำ ..	21
3.2 ค่า Separation factors ในกระบวนการกรอกลั่น ชีงคิดจาก อัตราส่วนความตันไอของสารประกอบต่างๆ ..	22
3.3 ค่า Separation factors ของการแยกที่ไอไหประท่วง ของเหลว กับไอของเหลว ..	24
4.1 ตัวแปรในการผลิตน้ำหนักนิวเคลียร์ด้วยการแยกที่ไอไหที่พหุอุณหภูมิ ..	29
4.2 เปรียบเทียบค่าคงตัวสมดุลปฏิกิริยาการแยกที่ของไหคริสตัลไฟฟ์ กับน้ำ ..	36
4.3 แสดงภาวะสมดุลของน้ำกับไหคริสตัลไฟฟ์ใน phase ที่ ๓ ที่อุณหภูมิและความตันต่างๆ กัน ..	37
6.1 แสดงผลการผลิตน้ำหนักนิวเคลียร์ในเครื่องที่สร้างขึ้นโดยการเก็บตัวอย่าง ในเคราะห์ทุกๆ ๒ ชั่วโมง ..	53

รายการรูปประกอบ

หน้า

รูปที่

1.1 แสดง calandria ชีงบาร์เจ Heavy Water	4
3.1 แสดง Electrolytic cascade	23
4.1 แสดงระบบขั้นตอนของจากผลผลิต	30
4.2 แสดงค่าคงตัวสมดุลซึ่งแปรตามอุณหภูมิเพื่อการแลกเปลี่ยนความร้อนของตัวเทอเรียนระหว่างก๊าซไฮโดรเจนชัลไฟด์ที่แทรกอยู่กับน้ำ	31
4.3 แสดงค่าความสัมพันธ์ระหว่าง G/F กับ X_w / X_f	33
4.4 แสดงค่าความชื้นของไฮโดรเจนชัลไฟด์ที่สมดุลกับน้ำภายใต้ความดันและอุณหภูมิต่าง ๆ กัน	34
4.5 แสดงค่า solubility ของไฮโดรเจนชัลไฟด์ในน้ำ	35
4.6 แสดงค่า superation factor ที่อุณหภูมิและความดันต่าง ๆ กัน	36
5.1 แสดงกระบวนการผลิตทึ้งระบบ (ไม่ตรงกับสัดส่วนที่แท้จริง)	41
5.1 แสดงสัดส่วนถังผลิตก๊าซไฮโดรเจนชัลไฟด์	42
5.3 แสดง perforated plate กับ tower	43
5.4 แสดงสัดส่วนของ Heater	44
5.5 แสดงสัดส่วนของระบบกรองน้ำ	45
5.6 แสดงสัดส่วนของ Dehumidifier	46