

รายการอ้างอิง

ภาษาไทย

กฤษดา พลาฤทธิ์. การปรับปรุงคุณภาพค่าเนินทางเมืองโดยเทคนิคฟลูอิไดเซ็น. วิทยานิพนธ์
ปริญญามหาบัณฑิต จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย, 2532.

กัมพิมา ศิริจิรชัย. การขัดจำมະถันในถ่านหินโดยวิธีออกซิเดชันในสารละลายเบส.
วิทยานิพนธ์ปริญญามหาบัณฑิต จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย, 2528.

เกริกชัย สุกัญจน์เจติ. ไอน้ำและพลังงานจากถ่านหิน. กรุงเทพมหานคร : สำนักพิมพ์
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย, 2529.

งานถ่านหิน กองเชื้อเพลิงธรรมชาติ. พลังงานจากถ่านหินในประเทศไทย. ข่าวสารทางธรรมชาติ 31
(2529): 26-39.

ผัตราภรณ์ เพชรานนท์. อวนผลศาสตร์ของออกซิเดชันกำมะถันไฟใต้ของถ่านหินแม่มาะใน
สารละลายทองแดง. วิทยานิพนธ์ปริญญามหาบัณฑิต จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย, 2532.

มานพ อติวนิชพงษ์ และ พัชรินทร์ วิชานิตนนท์. การขัดจำมະถันในถ่านหิน. รายงานโครงการ
วิจัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย, 2525.

วิทยา บันลุวรรณ. การขัดจำมະถันในถ่านหินโดยวิธีออกซิเดชัน. วิทยานิพนธ์ปริญญามหาบัณฑิต
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย, 2527.

สมชัย อัครกิริยา และ ประเสริฐ กลิเกจสกุลผล. การขัดจำมະถันในถ่านหินด้วยสารละลาย
โซเดียมไฮดรอกไซด์. รายงานโครงการวิจัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย, 2526.

อรุณรัตน์ วุฒิวงศ์ชัย. ตัวแปรที่มีผลต่อคุณภาพของถ่านหินอัดก้อน. วิทยานิพนธ์ปริญญามหาบัณฑิต
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย, 2528.

เอกชัย อาณนท์กิจพาณิช. การขัดจำมະถันและถ้าในถ่านหินด้วยสารละลายไฮโดรเจน
เปอร์ออกไซด์. วิทยานิพนธ์ปริญญามหาบัณฑิต จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย, 2530.

ການອົງກວະ

Alper, E., Calimli, A., Seven, F., and Duzgoren, M.K. Oxydesulphurization of Turkish Lignites in Acidic and Basic Sulffries. Fuel 68 (1989):1081-1085.

Araya, P.E., Ohlbaum, R.B., and Drogueett, E.E., Study of the Treatment of Subbituminous Coal by NaOH Solutions. Fuel 60 (1981): 1127-1130.

ASTM Standards, D 388. Coal by Rank : American Society for testing Materials. U.S.A., 1985.

—, D 2492. Forms of Sulfur in Coal : American Society for testing and Materials. U.S.A., 1986.

—, D 3173. Moisture in the Analysis Sample of Coal and Coke : American Society for Testing and Materials. U.S.A., 1986.

—, D 3174. Ash in the Analysis Sample of Coal and Coke from Coal : American Society for testing and Materials. U.S.A., 1986.

—, D 3175. Volatile Matter in the Analysis Sample of Coal and Coke : American Society for testing and Materials. U.S.A., 1986.

—, D 3177. Total Sulfur in the Analysis Sample of Coal and Coke : American Society for testing and Materials. U.S.A., 1986.

—, D 3286. Gross Calorific value of Coal and Coke by the Isothermal-Jacket Bomb Calorimeter : American Society for testing and Materials. U.S.A., 1986.

Blaustein, B.D., ed. New Approaches in Coal Chemistry : ACS Symposium Series 169. Washington D.C.: American Chemistry Society, 1981.

Boron, D.J., Taylor, S.R. Mild Oxidation of Coal. Fuel 64 (1985): 209-211

- Dessau, R.M. U.S. Pat. 4,022,588, May 10, 1977.
- Dillon, T.F., Warshaw, A. U.S. Pat. 3,824,084, July 16, 1974.
- Eliot, R.C. Coal Desulfurization Prior to Combustion, 1st ed. New Jersey : Noyes Data Corporation, 1978.
- Husein, K., and Ramazan, C. Removal of Sulphur from Four Central Anatolian Lignites by NaOH. Fuel 67 (1988): 170-172.
- John, B.B. Reaction Kinetics and Reactor Design, New Jersey : Prentice-Hall, Inc., 1980.
- Joshi, J.B., et.al. Modeling of Three Phase Reactors; A case of Oxydesulfurization of Coal. AIChE Journal 27 (1981):937-945.
- Joshi, J.B., Shah, Y.T. Kinetics of Organic Removal from Coal by Oxydesulphurization. Fuel 60 (1981):612-614.
- Khoury, D.L. Coal Cleaning Technology. New Jersey : Noyes Data Co., 1981.
- King, W.E., Perlmutter, D.D. Pyrite Oxidation in Aqueous Ferric Chloride. AIChE Journal 23(1977):679-685.
- King, W.E., Lewis, J.A. Simultaneous Effects of Oxygen and Ferric Iron on Pyrite Oxidation in an Aqueous Slurry, "Ind. Eng. Chem. Process Des. Dev. 19 (1980):719-722.
- Kusakabe, K., Orita, M., Kato, K., Morooka, S., Kato, Y., and Kusonoki,K. Simultaneous Desulphurization and Demineralization of Coal. Fuel 68 (1989):396-399.
- Levenspiel, O. Chemical Reaction Engineering, 2nd ed. Singapore : John Wiley & Sons, Inc., 1972.
- Ludmila Lanpa-krzymien. Complete Removal of Sulphur from Coal Using Solutions Containing Cupric Ions. Fuel 61(1982): 871-872.
- _____. Complete Removal of Sulphur from Coal Using Solutions Containing Cupric Ions. Canadian Pat.CA1,159,001, December 20, 1983.

- Mazumder, B., Saikia, P.C., Sain, B., Varuah, B.P., and Bordoloi,C.S. Desulphurization of High Sulphur Coals of North-East Indian Coalfields by Organometallic Comppounds. Fuel 68 (1989): 610-613.
- Mendizabal, E. Low Temperature Process for Coal Desulfurizaton. Report for the U.S. Energy Reseach and Development Adminstration. Lawrence Berkeley Laboratory of the University of California, August 1978.
- Meyers, R.A. Coal Desulfurization, New York : Marcel Dekker, Inc., 1977.
- _____. Coal Handbook, 1st ed. New York : Marcel Dekker Ltd., 1981
- _____. Desulfurize Coal Chemically. Hydrocarbon Processing 53(June 1975):93-95.
- _____. U.S. Pat. 3,738,988, October 30, 1973.
- Nishioka, M., Lee, M.L., Castle, R.N. Sulfur Heterocycles in Coal-derived Products. Fuel 65(1986):392-395.
- Onganer, Y., Kocakerim, M.M., and Likan, M. A Kinetic Study of Meyers' Desulfurization of Asphaltite. Fuel 68(1989):1043-1047.
- Oshinowo, T., and OFi, O. Kinetics of Chemical Desulphurization of Coal in Aqueous Ferric Chloride. The Canadian Journal of Chemical Engineering 65(1987):481-486.
- Porter, C.R.,et.al. Method for the Removal of Sulfur from Carbonaceous Material. U.S. Pat. 4,324,599, April 13, 1982.
- Slagel, D., Shah, Y.T., Joshi, J.B. Kineticss of Oxydesulfurization of Upper Freeport Coal. Ind. Eng. Chem. Process. Des. Dev., 27(1981):937-945.
- Van Nice, L.J., Santy, M.J.,Koutsoubos,E.P.,Orisini,R.A.,and Meyers,R.A. "Coal Desulfurization Test Plant Status," Coals Deslfurization Chemical and Physical Methods,T.D.wheelock(ed),ACS Symp. Series 6, Am Chem, Soc, Washington C.C.,1977.
- Vasilakos, N.P., Clinton, C.S. Chemical Benefication of Coal with Aqueous Hydrogen Peroxide / Sulphuric Acid Solution. Fuel 63 (1984):1561-1563.

ภาคพนวก

ศูนย์วิทยบริการ
อุปสงค์รวมมหาวิทยาลัย

ภาคผนวก ก

วิธีวิเคราะห์

การวิเคราะห์ถ่านหินแบบประมาณ (Proximate Analysis) : ASTM D 3173

1. ปริมาณความชื้นในตัวอย่างถ่านหิน (moisture in the analysis sample of coal) : ASTM D 3173

หลักการ นำตัวอย่างถ่านหินที่ร่อนผ่านตะแกรงขนาด 250 ไมครอนแล้ว มาให้ความร้อน คงที่ในตู้อบ (drying oven) ที่อุณหภูมิประมาณ $105-110^{\circ}\text{C}$ เพื่อให้ไอน้ำ ระเหยออกไปจากถ่านหิน ค่าความชื้นคำนวณได้จากน้ำหนักของถ่านหินที่ลดลง

เครื่องมือ ตู้อบ (drying oven), ภาชนะลูมิเนียมพร้อมฝาปิด, desiccator

วิธีการทดลอง

- อบภาชนะลูมิเนียมพร้อมฝาในตู้อบ (drying oven) ที่อุณหภูมิ 110°C ประมาณ 30 นาที จากนั้นนำเข้า desiccator ทึ่งให้เย็นประมาณ 15 นาที นำไปซึ่งน้ำหนัก และบันทึกผล
- ชั่งตัวอย่างถ่านหินประมาณ 1 กรัมใส่ลงในภาชนะลูมิเนียมที่กรานน้ำหนักแล้ว อย่างรวดเร็ว ปิดฝาทันที บันทึกน้ำหนักตัวอย่างถ่านหินไว้
- นำเข้าตู้อบที่อุณหภูมิประมาณ $105^{\circ} - 110^{\circ}\text{C}$ เป็นเวลา 3 ชั่วโมง (น้ำหนักตัวอย่างถ่านหินคงที่)
- หลังจากนั้นนำไปใส่ desiccator ทึ่งให้เย็นประมาณ 15 นาที แล้วชั่งน้ำหนักของภาชนะลูมิเนียมพร้อมฝาที่มีตัวอย่างถ่านหินที่อบแล้วอยู่ภายใน บันทึกผล

สูตรที่ใช้ในการคำนวณ

$$M = (W_1 - W_2) / W \times 100$$

เมื่อ M = ร้อยละของปริมาณความชื้น

W_1 = น้ำหนักของถ้วยลูมีเนียมพร้อมฝารวมน้ำหนักตัวอย่างถ่านหิน
เริ่มต้นก่อนอบ(กรัม)

W_2 = น้ำหนักของถ้วยลูมีเนียมพร้อมฝารวมกับน้ำหนักของถ่านหินที่
อบแล้ว (กรัม)

W = น้ำหนักของตัวอย่างถ่านหิน (กรัม)

2. ปริมาณถ้าในตัวอย่างถ่านหิน (ash in the analysis sample of coal) : ASTM D 3174

หลักการ นำตัวอย่างถ่านหินที่ร่อนผ่านตะแกรงขนาด 250 ไมครอนแล้ว ไปเผาให้ความร้อนในเตาเผา (Muffle Furnace) ที่อุณหภูมิ 500°C จนกระถังได้น้ำหนักคงที่ของ crucible รวมกับน้ำหนักของถ้าที่เหลือ จำนวนร้อยละของปริมาณถ้า คำนวณได้จากน้ำหนักที่เหลืออยู่ภายหลังการเผา

เครื่องมือ เตาเผา (Muffle Furnace), crucible แบบ porcelain พร้อมฝา, desiccator

วิธีการทดลอง

- เผา crucible แบบ porcelain พร้อมฝาในเตาเผา (Muffle Furnace) ที่อุณหภูมิ 800°C เป็นเวลาประมาณ 1 ชั่วโมง นำออกมากำให้เย็นใน desiccator แล้วชั่งน้ำหนัก crucible พร้อมฝา
- ชั่งตัวอย่างถ่านหินใส่ crucible ประมาณ 1 กรัม
- นำไปเผาบนตะเกียงบุนเชน จนควันระเหยหมด

- นำไปเผาต่อในเตาเผาที่อุณหภูมิ 500°C นานประมาณ 1 ชั่วโมง แล้ว
เพิ่มอุณหภูมิเป็น 750°C เผาจนน้ำหนักคงที่ นำ crucible ออกจากเตา
เผาทำให้เย็นใน desiccator ชั่งน้ำหนักพร้อมทั้งบันทึกผล

สูตรที่ใช้ในการคำนวณ

$$A = (W_3 - W_4) / W \times 100$$

เมื่อ A = ร้อยละของถ้า

W_3 = น้ำหนักของ crucible พร้อมฝาและถ้า (กรัม)

W_4 = น้ำหนักของ crucible พร้อมฝา (กรัม)

W = น้ำหนักของตัวอย่างถ่านหิน (กรัม)

3. ปริมาณสารระเหยในตัวอย่างถ่านหิน (Volatile Matter in the Analysis Sample of Coal) : ASTM D 3175

หลักการ นำตัวอย่างถ่านหินที่ร่อนผ่านตะแกรงขนาด 250 ไมครอน แล้วมาเผาให้ความร้อนในเตาเผาแบบท่อ (tubular furnace) ปริมาณสารระเหย คำนวณได้จากน้ำหนักตัวอย่างถ่านหินที่หายไป

เครื่องมือ เตาเผา (tubular furnace), nickle crucible พร้อมฝา, desiccator

วิธีการทดลอง

- เผา nickle crucible พร้อมฝา ในเตาเผาอุณหภูมิ 950°C ประมาณ 30 นาที นำออกจากเตาเผาทำให้เย็นใน desiccator แล้วชั่งน้ำหนักของ crucible พร้อมฝา พร้อมทั้งบันทึกผล
- ชั่งตัวอย่างถ่านหินใส่ใน nickle crucible ประมาณ 1 กรัม
- นำ nickle crucible พร้อมตัวอย่างถ่านหินที่ปิดฝาเรียบร้อยแล้วไปเผาใน tubular furnace โดยให้ความร้อนเป็น 2 ช่วงๆ ละ 6 นาที ช่วงแรกเป็นการเริ่มต้นให้ความร้อนแก่ถ่านหินที่อุณหภูมิ 300°C 3 นาที

- และที่อุณหภูมิ 950°C เป็นเวลา 6 นาที
- นำ crucible ออกจากเตาเผา ทำให้เย็นใน desiccator แล้วซั่ง
น้ำหนักของ crucible พร้อมฝ้าและถ่านหินที่เหลือ บันทึกผล

สูตรที่ใช้ในการคำนวณ

$$V = (W_s - W_e) / W \times 100$$

เมื่อ V = ร้อยละของสารระเหย

M = ร้อยละของความชื้น

W_s = น้ำหนักของ crucible พร้อมฝ้า รวมกับน้ำหนักถ่านหินก่อน
เผา (กรัม)

W_e = น้ำหนักของ crucible พร้อมฝ้า รวมกับน้ำหนักถ่านหินหลัง
เผา (กรัม)

W = น้ำหนักตัวอย่างถ่านหิน (กรัม)

4. ปริมาณคาร์บอนคงตัวในตัวอย่างถ่านหิน (fixed carbon)

สูตรที่ใช้ในการคำนวณ

$$\begin{aligned} \text{ร้อยละของคาร์บอนคงตัว} &= 100 - \text{ร้อยละของความชื้น} - \text{ร้อยละของเกา} \\ &\quad - \text{ร้อยละของสารระเหย} \end{aligned}$$

จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

การวิเคราะห์ปริมาณกำมะถัน

1. การหาปริมาณกำมะถันรวม (total Sulfur) ในตัวอย่างถ่านหิน โดยวิธี Eschka Method : ASTM D 3177

หลักการ เพาตัวอย่างถ่านหินร่วมกับ Eschka mixture กำมะถันที่ประกอบอยู่ในถ่านหินจะเปลี่ยนเป็นรูปของชัลเฟตอิโอน ดังนี้สามารถหาปริมาณกำมะถันในตัวอย่างถ่านหินได้ในรูปของแบบเรียมชัลเฟต ($BaSO_4$)

เครื่องมือ เตาเผา (muffle furnace), porcelain crucible, นิคเกอร์, electric hot plate, กรวยกรอง, กระดาษกรอง

สารเคมี

- Eschka mixture ประกอบด้วย แมกนีเซียมออกไซด์ (MgO) กับโซเดียมคาร์บอเนต (Na_2CO_3) ในอัตราส่วน 2:1 โดยน้ำหนัก
- น้ำกลั่น
- สารละลายแบบเรียมคลอไรด์ ($BaCl_2$) ความเข้มข้น 100 กรัม/ลิตร
- สารละลายกรดเกลือ , HCl (1:9)
- สารละลายกรดเกลือ , HCl (2:3)
- methyl orange indicator โดยละลาย methyl orange 0.02 กรัม ในน้ำร้อน 100 มล. แล้วกรอง
- สารละลายโซเดียมคาร์บอเนต (Na_2CO_3) โดยใช้ผลึกของ $(Na_2CO_3) \cdot 10H_2O$ 60 กรัม หรือ anhydrous Na_2CO_3 22 กรัม ละลายในน้ำกลั่นแล้วทำให้มีปริมาตรเป็น 100 มล.

วิธีการทดลอง

- หั่นน้ำหนักตัวอย่างถ่านหินประมาณ 1 กรัม รวมกับ Eschka mixture 3 กรัมใน crucible ผสมให้เข้ากันอย่างทั่วถึง แล้วปิดทับด้วย Eschka mixture อีก 1 กรัม

- นำเข้าเตาเผาที่อุณหภูมิ 825°C ประมาณ 3 ชั่วโมง เพจันกระทั้งสีดำ ของถ่านหินหมดไป
- นำ crucible ออกจากเตาเผา ย่อysar ใน crucible ด้วยน้ำร้อน 100 มิลลิลิตร เป็นเวลาประมาณ 30 นาที
- กรองสารละลายด้วยกระดาษกรองเบอร์ 1 ล้างด้วยน้ำร้อนหลายๆ ครั้ง จนสารละลายที่กรองได้มีปริมาณประมาณ 250 มิลลิลิตร
- นำสารละลายที่กรองได้ให้เป็นกรดด้วย HCl (1:9)
- นำสารละลายให้เป็นกลางด้วยสารละลายโซเดียมคาร์บอนเนต โดยใช้เมธิล ออเรนจ์เป็นอินดิเคเตอร์
- นำสารละลายนี้ให้เป็นกรดเล็กน้อยโดยเติม HCl (1:9) 1 มิลลิลิตร
- ต้มสารละลายให้เดือด แล้วเติมสารละลายแบเรียมคลอไรด์ลงไปอย่างช้าๆ 10 มิลลิลิตรด้วยปีเปต ต้มหลังจากเติมสารละลายต่อไปอีกประมาณ 15 นาที ได้ตะกอนสีขาวขุ่นของแบเรียมชัลเฟต (BaSO_4) ตั้งทึ้งไว้ค้างคืน หรือ อย่างน้อย 2 ชั่วโมง
- กรองตะกอน BaSO_4 ด้วยกระดาษกรอง ashless เบอร์ 42 ล้างตะกอน ด้วยน้ำร้อนหลายๆ ครั้ง จนน้ำล้างตะกอนปราศจากคลอไรด์อิօอน ซึ่ง ทดสอบโดยใช้สารละลายซิลเวอร์ในเทรอก (AgNO_3)
- นำตะกอนที่กรองได้พร้อมกระดาษกรองใส่ใน crucible ที่กรอบน้ำหนักแล้ว นำเข้าเตาเผาที่อุณหภูมิ 850°C เป็นเวลาประมาณ 3 ชั่วโมง หรือจน น้ำหนัก crucible พร้อมตะกอน BaSO_4 คงที่ นำออกจากการเผา ให้เย็นใน desiccator และชั่งน้ำหนักของตะกอน BaSO_4
- blank correction ทำการทดลองเหมือนข้างต้นทุกประการ แต่ไม่ใช้ ตัวอย่างถ่านหินเท่านั้น เพื่อตรวจสอบว่าสารเคมีที่ใช้มีปริมาณกำมะถันอยู่ มากน้อยเพียงใด

สูตรที่ใช้ในการคำนวณ

$$\text{ร้อยละของกำมะถันรวม} = \frac{13.738(A-B)}{C}$$

เมื่อ A = น้ำหนักตะกอน BaSO_4 ที่ได้จากตัวอย่าง (กรัม)

B = น้ำหนักตะกอน BaSO_4 ที่ได้จาก blank (กรัม)

C = น้ำหนักของตัวอย่างถ่านหินที่ใช้ (กรัม)

2. การหารูปแบบของกำมะถันในถ่านหิน (Forms of Sulfur in Coal):

ASTM D 2492

2.1 การหาปริมาณกำมะถันชัลเฟต (Sulfate Sulfur)

หลักการ กำมะถันชัลเฟตจะถูกสกัดออกจากตัวอย่างถ่านหินโดยสารละลายกรดเกลือ
เจือจางและคำนวณหาปริมาณกำมะถันชัลเฟตได้จากตะกอนแบบเรียมชัลเฟต
เครื่องมือ เตาเผา (muffle furnace), porcelain crucible, electric hot plate, บิกเกอร์ กระกรอง และกระดาษกรอง

สารเคมี

- น้ำกลั่น
- สารละลาย HCl (2:3)
- สารละลาย HCl (ถ.พ. 1.19) เพิ่มขึ้น 12 มิลลิตร
- สารละลาย เอธิลแอลกอฮอล์ร้อยละ 95 โดยปริมาตร
- สารละลาย แอมโมเนียมไอกอรอกไซด์ (NH_4OH) เพิ่มขึ้น 5 มิลลิตร
- สารละลาย แอมโมเนียมไอกอรอกไซด์ (NH_4OH) (1:10)
- น้ำบอร์มีนิมตัว (Br_2)
- สารละลายแบบเรียมคลอไรด์ (BaCl_2) เพิ่มขึ้น 100 กรัม/ลิตร
- methyl orange indicator ละลายน้ำ methyl orange 0.02 กรัมในน้ำร้อน 100 มล.

- ชั่งตัวอย่างถ่านหินประมาณ 2 กรัมใส่ในนิเกอร์ เติมสารละลายน HCl (2:3) 50 มิลลิลิตร แล้วเติมสารละลายนเอธิลแอลกอฮอล์ประมาณ 2 มิลลิลิตร คนให้ถ่านหินเปียกทั่ว บิดด้วยกระจากนาฝิกา
- ต้มบน electric hot plate ให้สารละลายนค่อยๆ เดือด ประมาณ 30 นาที
- กรองด้วยกระดาษกรองเบอร์ 1 ล้างตะกรอนด้วยน้ำร้อนละลายฯ ครั้ง จนแน่ใจว่าล้าง HCl จากตะกรอนหมดแล้ว เก็บตะกรอนที่ได้จากการกรองไว้เพื่อนำไปวิเคราะห์หาจำนวนฟันไนโตรต์ต่อไป
- นำสารละลายนที่ได้จากการกรองมาเติมาน้ำบอร์มิน 5 มิลลิลิตร แล้วต้มให้เดือดอย่างน้อย 5 นาที
- เติมสารละลายนโมเนียมไฮดรอกไซด์ 5 โมลาร์อย่างช้าๆ จนกระทั่งเป็นด่างเล็กน้อย (ทดสอบโดยใช้กระดาษลิตมัส) แล้วเติมให้มากเกินพออีก 5 มิลลิลิตร คนสารละลายน้ำลง จะเกิดตะกรอนสีน้ำตาลแดงของเฟอริกไฮดรอกไซด์ Fe(OH)_3
- กรองตะกรอนด้วยกระดาษกรองเบอร์ 1 ล้างตะกรอนด้วยสารละลายน NH_4OH (1:10)
- นำสารละลายนที่ได้จากการกรองมาเติม methy orange 2-3 หยด ทำให้เป็นกรดด้วยสารละลายน HCl เช่นขั้น 12 โมลาร์
- ต้มให้เดือดบน electric hot plate เติมสารละลายนเบเรียมคลอไรด์อย่างช้าๆ 10 มิลลิลิตร คนสารละลายนตลอดเวลาและเติมสารละลายนเบเรียมคลอไรด์ ต้มสารละลายนให้เดือดต่อไปอีกประมาณ 15 นาที ได้ตะกรอนสีขาวขุ่นของนเบเรียมชัลเฟต (BaSO_4) ตึงทึบไว้ค้างคืน หรืออย่างน้อย 2 ชั่วโมง
- กรองตะกรอนแบบเรียมชัลเฟต์ด้วยกระดาษกรอง ashless เบอร์ 42 ล้างตะกรอนด้วยน้ำร้อนละลายฯ ครั้ง จนน้ำล้างตะกรอนปราศจากคลอไรด์ออกอน ตรวจสอบโดยใช้สารละลายนิลเวอร์ในเทรอก (AgNO_3)

- นำตะกอนที่กรองได้พร้อมกระดาษกรองใส่ crucible ที่กรอบน้ำหนักแล้ว เข้าเตาเผาที่อุณหภูมิ 800°C ประมาณ 3 ชั่วโมง หรือจนกระทั่งน้ำหนักของตะกอน BaSO_4 คงที่ นำออกจากเตาเผาทำให้เย็นใน desiccator ซึ่งน้ำหนักของตะกอน BaSO_4
- blank correction ทำการทดลองเหมือนข้างต้นทุกประการ แต่ไม่ใช้ตัวอย่างถ่านหิน เพื่อตรวจสอบว่าสารเคมีที่ใช้มีปริมาณกำมะถันชั้ลเฟตอยู่มากน้อยเพียงใด

สูตรที่ใช้ในการคำนวณ

$$\text{ร้อยละของกำมะถันชัลเฟต} = 13.735(A^* - B^*)/C^*$$

เมื่อ A^* = น้ำหนักตะกอน BaSO_4 ที่ได้จากตัวอย่าง (กรัม)

B^* = น้ำหนักตะกอน BaSO_4 ที่ได้จาก blank (กรัม)

C^* = น้ำหนักของตัวอย่างถ่านหินที่ใช้ (กรัม)

2.2 การหาปริมาณกำมะถันไฟไรร์ต (Pyritic Sulfur)

หลักการ

กำมะถันไฟไรร์ตจะถูกสกัดออกมาจากถ่านหินโดยใช้สารละลายน้ำแข็ง HNO_3 (1:7) วิเคราะห์ผลออกมารูปของเหล็กโดยใช้เครื่องมือ atomic absorption spectrophotometer แล้วคำนวณหาปริมาณกำมะถันไฟไรร์ตได้จากปริมาณเหล็ก

เครื่องมือ

atomic absorption spectrophotometer, ขวดปริมาตร บีเปต

สารเคมี

- สารละลายน้ำแข็ง HNO_3 (1:7)

วิธีการทดลอง

- นำตะกอนที่ได้จากการวิเคราะห์หาปริมาตรกำมะถันชัลเฟต มาอยู่ด้วยสารละลายน้ำแข็ง HNO_3 (1:7) 50 มิลลิลิตร ประมาณ 30 นาที หรือทิ้งค้างคืน

- กรองสารละลายน้ำด้วยกระดาษกรองเบอร์ 1 ล้างตะกอนด้วยน้ำเย็นอย่างน้อย 6 ครั้ง
- นำสารละลายน้ำเจือจางด้วยน้ำกลั่นจนได้ปริมาตร 250 มิลลิลิตร ในขวดปริมาตร
- นำไปวัดหาปริมาณเหล็กด้วยเครื่อง atomic absorption spectrophotometer ที่ความยาวคลื่น 248.3 นาโนเมตร

การเตรียม standard curve ของเหล็ก

- นำสารละลามาตรฐานของเหล็กที่มีความเข้มข้น 1000 ppm มา 2.5 มล. ทำให้เป็น 100 มล. ในขวดปริมาตรขนาด 100 มล. จะได้ความเข้มข้นของเหล็ก 25 ppm
- บีบเปตสารละลายน้ำด้วยกระดาษกรองเบอร์ 1 ล้างตะกอนด้วยน้ำกลั่นจนได้ปริมาตร 250 มิลลิลิตรในขวดปริมาตรขนาด 100 มล. นำสารละลามาตรฐานของเหล็ก 25 ppm มา 1 มล. ทำให้เป็น 10 มล. ในขวดปริมาตรขนาด 100 มล. จะได้ความเข้มข้นของเหล็ก 2.5 ppm
- บีบเปตสารละลายน้ำด้วยกระดาษกรองเบอร์ 1 ล้างตะกอนด้วยน้ำกลั่นจนได้ปริมาตร 250 มิลลิลิตรในขวดปริมาตรขนาด 100 มล. นำสารละลามาตรฐานของเหล็ก 25 ppm มา 2 มล. ทำให้เป็น 10 มล. ในขวดปริมาตรขนาด 100 มล. จะได้ความเข้มข้นของเหล็ก 5 ppm
- บีบเปตสารละลายน้ำด้วยกระดาษกรองเบอร์ 1 ล้างตะกอนด้วยน้ำกลั่นจนได้ปริมาตร 250 มิลลิลิตรในขวดปริมาตรขนาด 100 มล. นำสารละลามาตรฐานของเหล็ก 25 ppm มา 3 มล. ทำให้เป็น 10 มล. ในขวดปริมาตรขนาด 100 มล. จะได้ความเข้มข้นของเหล็ก 7.5 ppm
- บีบเปตสารละลายน้ำด้วยกระดาษกรองเบอร์ 1 ล้างตะกอนด้วยน้ำกลั่นจนได้ปริมาตร 250 มิลลิลิตรในขวดปริมาตรขนาด 100 มล. นำสารละลามาตรฐานของเหล็ก 25 ppm มา 4 มล. ทำให้เป็น 10 มล. ในขวดปริมาตรขนาด 100 มล. จะได้ความเข้มข้นของเหล็ก 10 ppm
- นำสารละลามาตรฐานที่มีความเข้มข้นของเหล็ก 2.5, 5, 7.5 และ 10 ppm มาวัดค่า absorbance โดยเครื่อง atomic absorption spectrophotometer
- สร้าง standard curve ระหว่างค่า absorbance กับความเข้มข้นของเหล็ก
- จากค่า absorbance ของสารละลายน้ำด้วยเคราะห์ได้ สามารถหาปริมาณเหล็กได้

- จากปริมาณเหล็กที่ทราบ นำไปคำนวณหาปริมาณกำมะถันในไฮร็ต์ในตัวอย่างถ่านหินได้

สูตรที่ใช้ในการคำนวณ

$$\text{ร้อยละของเหล็ก} = \frac{1}{4} (x/W)$$

เมื่อ x = ความเข้มข้นของเหล็กที่อ่านจาก standard curve (ppm)

W = น้ำหนักของตัวอย่างถ่านหิน (ppm)

$$\text{ร้อยละของกำมะถันในไฮร็ต} = \text{ร้อยละของเหล็ก} \times 1.148$$

หมายเหตุ แสดงที่มาของสูตร

หน่วย ppm = มิลลิกรัม/ลิตร

สมมติว่าปริมาณเหล็ก x มิลลิกรัม/ลิตร ในสารละลายตัวอย่าง 10 มล.

นั่นคือ สารละลายตัวอย่าง 10 มล. มีปริมาณเหล็ก $(10)x/1000$ มิลลิกรัม

สารละลายตัวอย่าง 250 มล. มีปริมาณเหล็ก $(10)(25)x/1000$ มิลลิกรัม

น้ำหนักถ่านหิน W กรัม มีปริมาณเหล็ก $(10)(25)x/1000 \times 1000$ กรัม

น้ำหนักถ่านหิน 100 กรัม มีปริมาณเหล็ก $1/4(x/W)$ กรัม

ถ้ามีปริมาณเหล็ก 55.85 กรัม จะเป็นชั้ลเฟอร์ในรูป $(FeS_2) \frac{32 \times 2}{55.85}$ กรัม

ปริมาณเหล็ก $1/4(x/W)$ กรัม จะเป็นชั้ลเฟอร์ในรูป (FeS_2)

$$= (32 \times 2 / 55.85) (1/4) (x/W) \text{ กรัม}$$

$$= 1.148 \times \text{ร้อยละของเหล็ก}$$

2.3 การหาปริมาณกำมะถันอินทรีย์ (Organic Sulfur)

สูตรที่ใช้ในการคำนวณ

ร้อยละของกำมะถันอินทรีย์ = ร้อยละของกำมะถันรวม - ร้อยละของกำมะถันชัลเฟต - ร้อยละของกำมะถันไฟไฮร็ต

การคำนวณความเข้มข้นไฟไฮร็ตในถ่านหิน

$$\text{ความหนาแน่นของถ่านหิน} = z \text{ กก./ลบ.ม.}$$

$$\text{ตั้งน้ำ้น} \text{ น้ำหนักของถ่านหิน} \times \text{ กก. (MAF)} \text{ มีปริมาตร} = x/Z \text{ ลบ.ม.}$$

$$\text{ถ่านหิน } 100 \text{ กก. มีกำมะถันไฟไฮร็ต} = Y \text{ กก. (MAF)}$$

$$\text{ถ่านหิน} \times \text{ กก. มีกำมะถันไฟไฮร็ต} = XY/100 \text{ กก.}$$

$$\text{กำมะถัน } 64 \text{ กก. เป็นไฟไฮร็ต} = 119.98 \text{ กก.}$$

$$\text{" } XY/100 \text{ " } = 119.98XY/100 \times 64 \text{ กก.}$$

$$= XY/100 \times 64 \text{ กิโลเมตร}$$

$$\text{ตั้งน้ำ้นคิดเป็นความเข้มข้น} = YZ/100 \times 64 \text{ กิโลเมตร/ลบ.ม.}$$

การหาค่าความร้อนของถ่านหิน (Gross Heating Value) : ASTM D 3286

หลักการ

การทำงานภายในเครื่องบอมบ์คาลอริมิเตอร์ คือ ปรับอุณหภูมิของน้ำ้ในถังให้เท่ากับเครื่องแข็งบอน์ เพื่อกันการสูญเสียความร้อนและวัดอุณหภูมิของน้ำ้ที่เพิ่มขึ้นเมื่อได้รับความร้อนจากตัวอย่างที่ถูกเผาไหม้ แล้วนำมาคำนวณหาค่าความร้อนของการเผาไหม้ตัวอย่างถ่านหิน และค่าน้ำหนักสมมูลของเครื่องบอมบ์ คาลอริมิเตอร์คำนวณได้จากค่าความร้อนของการเผาไหม้กรดเบนโซอิก

1. การหาค่าน้ำหนักสมมูล (water equivalent) ของเครื่องบ่อบาลอริเมเตอร์

เครื่องมือ

oxygen bomb calorimeter

สารเคมี

- กรดเบนโซอิก (benzoic acid)
- 0.072 N ของ Na_2CO_3
- methyl orange
- ก้าชออกซิเจน
- น้ำกลั่น

วิธีการทดลอง

- ชั้งกรดเบนโซอิก (benzoic acid) หนัก 0.9 ถึง 1.0 กรัม อัดเป็น เม็ดโดยใช้เครื่องอัด แล้วนำกรดเบนโซอิกอัดก้อนนี้มาชั่งน้ำหนักอีกครั้ง บันทึกผลไว้
- ตัดลวด (fuse wire) ยาว 10 เซนติเมตร มากุกระหว่างปลายห้องส่อง ของหัวบ่อบาลอร์
- นำกรดเบนโซอิกอัดก้อนมาวางใน crucible นำ crucible ไปวางใน ตำแหน่งบนหัวบ่อบาลอร์ จัดให้ลวดที่ผูกไว้โค้งจนแตะผิวน้ำของกรดเบนโซอิก
- เติมน้ำกลั่นลงในออกซิเจนบ่อบาลอร์ 1 มิลลิลิตร โดยใช้บีบีเพต
- ประกอบหัวบ่อบาลอร์กับบ่อบาลอร์ที่เข้าด้วยกันขึ้นเกลียวให้แน่น แล้วนำไปอัดก้าชออกซิเจน จนมีความดัน 20-25 บรรยากาศ
- เติมน้ำลงในถังบ่อบาลอร์ 1 ลิตร โดยให้น้ำมีอุณหภูมิประมาณ $24-25^{\circ}\text{C}$ นำ ออกซิเจนบ่อบาลอร์ที่อัดก้าชเรียบร้อยแล้ววางในถังบ่อบาลอร์ เติมน้ำลงไปในถังอีก 1 ลิตร เลียนแบบเบเด 2 เลี้นต่อกับบ่อบาลอร์ ปิดฝาของเครื่อง เตินประมาณ 5 นาที กดปุ่มจุดระเบิด บันทึกค่าอุณหภูมิที่จุดระเบิดนี้ และ อ่านอุณหภูมิของน้ำที่เพิ่มสูงขึ้นทุกครั้งนาที จนกระทั่งถึงอุณหภูมิสูงสุด แล้วลดลงหรือคงที่ในที่สุด

- ปิดสวิทช์ของเครื่อง นำอุกซิเจนบอนบ์ออกมาระหว่างเครื่อง ปล่อยก๊าซจากบอนบ์ย่างข้าวให้หมด
- ล้างหัวบอนบ์และอุกซิเจนบอนบ์รวมทั้ง crucible ด้วยน้ำกลันที่เติม methyl orange จนหมดกรด (น้ำที่ล้างไม่เป็นสีชมพู)
- นำน้ำล้างที่ได้ไปต่ำเทรากับ 0.072 N ของ Na_2CO_3 บันทึกจำนวน มิลลิลิตรของ Na_2CO_3 ที่ใช้ไป
- วัดความยาวของลวดที่เหลือจากการเผาไหม้

สูตรที่ใช้ในการคำนวณ

$$W = (\text{Hg} + e_1 + e_3) / t$$

เมื่อ W = ค่าน้ำหนักสมมูลของเครื่องบอนบ์คอลอริมิเตอร์, แคลอรีต่อ °ฟ

H = ค่าความร้อนของการเผาไหม้การเบนโซอิก

= 6318 คอลอเรตต์กรัม

t = น้ำหนักของกรดเบนโซอิก (กรัม)

e_1 = การแก้ค่าความร้อนของการเกิดกรดไนตริก, แคลอรี

= จำนวนมิลลิลิตรของ 0.072 N Na_2CO_3 ที่ใช้ต่ำเทราก

e_3 = การแก้ค่าความร้อนของลวด, แคลอรี

= (2.3) x (ความยาวของลวดที่ใช้ไป, เซนติเมตร)

t = อุณหภูมิที่เพิ่มสูงขึ้น, °ฟ

2. การหาค่าความร้อนของถ่านหิน

วิธีการทดลอง

- วางไยแก้วลงใน crucible แล้วชั่งน้ำหนักตัวอย่างถ่านหินใส่ลงไปประมาณ 1 กรัม
- ทำการทดลองเช่นเดียวกับกรดเบนโซอิก

สูตรที่ใช้ในการคำนวณ

$$H = (t_w - e_1 - e_2 - e_3) / g$$

เมื่อ H = ค่าความร้อนของการเผาไหม้ถ่านหิน (แคลอรีต่อกิโลกรัม)

t = อุณหภูมิที่เพิ่มขึ้นซึ่งได้แก้ค่าเนื่องจากเทอร์โมมิเตอร์แล้ว ($^{\circ}\text{F}$)

$$= t_c - t_a$$

t_c = อุณหภูมิสูงสุดของการเผาไหม้ที่แก้ค่าเนื่องจากเทอร์โมมิเตอร์แล้ว, ($^{\circ}\text{F}$)

t_a = อุณหภูมิเริ่มจุดระเบิดที่แก้ค่าเนื่องจากเทอร์โมมิเตอร์แล้ว, ($^{\circ}\text{F}$)

w = ค่าน้ำหนักสมมูล (แคลอรีต่อ $^{\circ}\text{F}$)

e_1 = การแก้ค่าความร้อนของการเกิดกรดในทริก

≈ จำนวนมิลลิลิตรของ 0.072 N ของ Na_2CO_3 ที่ใช้ในการไต้เทรา

e_2 = การแก้ค่าความร้อนของการเกิดกรดซัลฟูริก

= $14 \times (\% \text{ กำมะถัน})$

e_3 = การแก้ค่าความร้อนของการเผาไหม้ลาด

= $(2.3) \times (\text{ความยาวของลาดที่ใช้ไป, เซนติเมตร})$

g = น้ำหนักของตัวอย่างถ่านหิน (กรัม)

3. การหาปริมาณกำมะถันในถ่านหิน

เครื่องมือ

- เตาเผา (muffle furnace), porcelain crucible, บีกเกอร์
- ตะเกียงบุนเช่น, กรวยกรอง, กรดดายกรอง

สารเคมี

- น้ำไฮมินอีมต้า
- สารละลายน้ำ HCl (1:9)
- สารละลายน้ำเรียมคลอไรด์ 100 กรัม/ลิตร

วิธีการทดลอง

- นำน้ำล้างบอนบ้ายหลังการตีเทเรทกับ Na_2CO_3 แล้ว มาต้มจนเดือด กรอง竹และร้อนด้วยกระดาษกรองเบอร์ 1 ล้างตะกอนด้วยน้ำร้อนหลายๆ ครั้ง
- นำสารละลายที่ได้มาเติมน้ำบอร์มีนอิมตัว 1 มิลลิลิตร
- ทำให้เป็นกรดด้วยสารละลาย HCl (1:9) นำไปต้มจนเดือด
- ค่อยๆ เติมสารละลายแบบเรียมคลอไรด์ ตั้งทึ้งไว้ด้านคืนที่อุณหภูมิห้อง หรือ อย่างน้อย 2 ชั่วโมง
- กรองตะกอนด้วยกระดาษกรองเบอร์ 42 (ashless) ล้างตะกอนด้วยน้ำร้อนหลายๆ ครั้งจนหมดคลอไรด์ออก ทดสอบด้วยสารละลายซิลเวอร์ในเทรท
- นำกระดาษกรองพร้อมตะกอนแบบเรียมชัลเฟต์ที่กรองได้มาใส่ใน crucible ที่กรานน้ำหนักแล้วนำไปเผาจนหมดครั้งหนึ่ง เกียงบุนเซน แล้วนำเข้าเตาเผาอุณหภูมิ 925°C เป็นเวลาประมาณ 3 ชั่วโมง หรือจนกระทั่งน้ำหนักตะกอนคงที่
- ทำให้เย็นใน desiccator ชั่วหนันกตะกอนแบบเรียมชัลเฟต์ บันทึกผล

สูตรที่ใช้ในการคำนวณ

$$\text{ร้อยละของกำมะถัน} = 13.738 \frac{(A - B)}{W}$$

เมื่อ A = น้ำหนักตะกอน BaSO_4 จากตัวอย่างถ่านหิน (กรัม)

B = น้ำหนักตะกอน BaSO_4 จากการทำ blank correction(กรัม)

W = น้ำหนักของตัวอย่างถ่านหิน (กรัม)

การคำนวณ

ร้อยละของปริมาณถ้า = ร้อยละของปริมาณถ้า $\times 100 / (100-m)$
 (แบบไม่รวมความชื้น)

ร้อยละของปริมาณสารระเหย = ร้อยละของปริมาณสารระเหย $\times 100 / (100-m)$
 (แบบไม่รวมความชื้น)

ร้อยละของปริมาณคาร์บอนคงตัว = ร้อยละของปริมาณคาร์บอนคงตัว $\times 100 / (100-m)$
 (แบบไม่รวมความชื้น)

ร้อยละของปริมาณกำมะถันรวม = ร้อยละของปริมาณกำมะถันรวม $\times 100 / (100-m)$
 (แบบไม่รวมความชื้น)

ร้อยละของปริมาณกำมะถันไฟไฮต์ = ร้อยละของปริมาณกำมะถันไฟไฮต์ $\times 100 / (100-m)$
 (แบบไม่รวมความชื้น)

ร้อยละของปริมาณกำมะถันชัลเฟต = ร้อยละของปริมาณกำมะถันชัลเฟต $\times 100 / (100-m)$
 (แบบไม่รวมความชื้น)

ร้อยละของปริมาณกำมะถันอินทรีย = ร้อยละของปริมาณกำมะถันอินทรีย $\times 100 / (100-m)$
 (แบบไม่รวมความชื้น)

หมายเหตุ m คือ ร้อยละความชื้น

MAF คือ การคำนวณแบบไม่รวมความชื้นและเถ้า
 (moisture ash free basis)

ภาคผนวก ช

ตารางที่ ช.1 สมบัติของถ่านหินแม่เมaje (แบบไม่รวมความชื้น) ตามช่วงเวลาต่างๆ ในการกระบวนการขัดกำมะถัน
ที่ความเข้มข้นสารละลายนEOFริกคลอไรด์ 0.5, 0.8 และ 1.0 โมลต่อลิตร (ขนาดถ่านหิน 500-750
ไมโครเมตร ปริมาณถ่านหิน 100 กรัมต่อสารละลายนEOF 500 มิลลิลิตร อุณหภูมิ 90 °C อัตราการกวน
500 รอบต่อนาที ตามระยะเวลา 10, 20, 30, 60, 90, 120, 180 และ 240 นาที

ความเข้มข้น	0.5 โมลต่อลิตร				0.8 โมลต่อลิตร				1.0 โมลต่อลิตร				
	เวลา (นาที)	เดือน	ปริมาณกำมะถัน (%)			เดือน	ปริมาณกำมะถัน (%)			เดือน	ปริมาณกำมะถัน (%)		
			ชัลเฟต	ไฟโรต์	รวม		ชัลเฟต	ไฟโรต์	รวม		ชัลเฟต	ไฟโรต์	รวม
0	10.80	1.65	1.32	3.22	10.83	1.65	1.33	3.20	10.91	1.68	1.25	3.20	
10	10.72	0.24	1.29	2.49	10.72	0.23	1.11	2.46	10.79	0.23	0.89	2.44	
20	9.89	0.20	1.20	2.37	10.32	0.19	1.07	2.34	10.24	0.21	0.84	2.23	
30	9.76	0.18	1.13	2.34	9.74	0.17	1.03	2.33	9.57	0.17	0.80	2.31	
60	8.72	0.18	1.12	2.34	8.60	0.18	0.93	2.30	8.33	0.16	0.75	2.28	
90	8.69	0.17	1.10	2.29	8.43	0.15	0.81	2.27	7.61	0.16	0.69	2.28	
120	8.15	0.17	1.09	2.26	7.85	0.12	0.78	2.22	7.05	0.14	0.64	2.12	
180	8.03	0.15	0.91	2.25	7.68	0.12	0.67	2.08	6.91	0.13	0.56	2.04	
240	7.07	0.12	0.71	2.20	7.02	0.11	0.60	2.05	6.86	0.10	0.49	2.01	

ตารางที่ ช.2 สมบัติของถ่านหินแม่เมะ (แบบไม่รวมความชื้น) ตามช่วงเวลาต่างๆ ในกระบวนการขัดกำมะถัน ที่อุณหภูมิ 50, 70, 90 และ 120 °ช
 (ความเข้มข้นสารละลายนEOFริกคลอไรด์ 1.0 มอลต่อลิตร ขนาดถ่านหิน 500-750 ไมโครเมตร ปริมาณถ่านหิน 100 กรัมต่อสารละลายนEOF 500 มิลลิลิตร อัตราการกวน 500 รอบต่อนาที ตามระยะเวลา 10, 20, 30, 60, 90, 120, 180 และ 240 นาที)

อุณหภูมิ	50 °ช					70 °ช					90 °ช					120 °ช				
	เวลา	เด็ก	ปริมาณกำมะถัน(%)			เด็ก	ปริมาณกำมะถัน (%)			เด็ก	ปริมาณกำมะถัน(%)			เด็ก	ปริมาณกำมะถัน(%)					
			(นาที)	(%)	ชัลเฟต	ไฟวาร์ต	รวม	(%)	ชัลเฟต	ไฟวาร์ต	รวม	(%)	ชัลเฟต	ไฟวาร์ต	รวม	(%)	ชัลเฟต	ไฟวาร์ต	รวม	
0	10.82	1.65	1.20	3.19	11.12	1.67	1.18	3.19	10.91	1.68	1.25	3.20	11.53	1.67	1.21	3.22				
10	10.33	0.24	1.15	2.49	11.07	0.23	0.85	2.48	10.79	0.23	0.89	2.44	10.96	0.21	0.87	2.42				
20	9.87	0.23	1.08	2.40	9.77	0.23	0.82	2.38	10.24	0.21	0.84	2.33	10.52	0.18	0.82	2.31				
30	9.59	0.23	1.01	2.36	8.92	0.18	0.81	2.36	9.57	0.17	0.80	2.31	10.24	0.17	0.78	2.27				
60	8.84	0.19	0.90	2.35	9.40	0.18	0.81	2.35	8.33	0.16	0.75	2.28	9.83	0.13	0.70	2.20				
90	8.80	0.18	0.84	2.35	8.39	0.18	0.78	2.35	7.61	0.16	0.69	2.12	9.41	0.12	0.62	2.15				
120	8.61	0.17	0.79	2.32	8.19	0.16	0.71	2.29	7.05	0.14	0.64	2.12	8.72	0.10	0.55	2.10				
180	8.43	0.16	0.71	2.27	8.03	0.14	0.69	2.26	6.91	0.13	0.56	2.04	7.21	0.07	0.42	2.00				
240	8.28	0.15	0.63	2.20	7.93	0.12	0.50	2.15	6.86	0.10	0.49	2.01	6.44	0.05	0.36	1.93				

ตารางที่ ช.3 สมบัติของถ่านหินแม่เมะ(แบบไม่รวมความชื้น)ตามช่วงเวลาต่างๆในกระบวนการรีดกำมะถัน
 ที่มีขนาดถ่านหิน 150, 250 และ 500-750 ไมโครเมตร ปริมาณถ่านหิน 100 กรัมต่อสารละลายน้ำ 500 มิลลิลิตร ความเข้มข้นสารละลายนีโตริกคลอไรด์ 1.0 มิลลิโอลิตร อุณหภูมิ 90 °ซี วี ชัตตราการกวน 500 รอบต่อนาที ตามระยะเวลา 10, 20, 30, 60, 90, 120, 180 และ 240 นาที

ขนาดถ่านหิน	150 ไมโครเมตร				250 ไมโครเมตร				500-750 ไมโครเมตร				
	เวลา	เดือน	ปริมาณกำมะถัน (%)			เดือน	ปริมาณกำมะถัน (%)			เดือน	ปริมาณกำมะถัน (%)		
			ชัลเฟต์	ไฟฟ้า	รวม		ชัลเฟต์	ไฟฟ้า	รวม		ชัลเฟต์	ไฟฟ้า	รวม
(นาที)	(%)	(%)				(%)				(%)			
0	10.98	1.65	1.22	3.19	11.01	1.66	1.24	3.20	10.91	1.68	1.25	3.20	
10	10.69	0.20	1.01	2.41	10.70	0.22	1.03	2.41	10.79	0.23	0.89	2.44	
20	10.23	0.18	0.89	2.35	10.14	0.18	0.91	2.32	10.24	0.21	0.84	2.33	
30	9.45	0.17	0.81	2.24	9.48	0.18	0.87	2.29	9.57	0.17	0.80	2.31	
60	8.41	0.14	0.70	2.21	8.51	0.15	0.74	2.20	8.33	0.16	0.75	2.28	
90	7.39	0.12	0.65	2.16	7.57	0.13	0.70	2.11	7.61	0.16	0.69	2.28	
120	7.11	0.10	0.57	2.09	7.10	0.12	0.61	2.03	7.05	0.14	0.64	2.12	
180	6.90	0.08	0.44	2.01	6.83	0.10	0.53	2.01	6.91	0.13	0.56	2.04	
240	6.67	0.06	0.38	1.94	6.74	0.08	0.42	1.98	6.86	0.10	0.49	2.01	

ตารางที่ ช.4 สมบัติของถ่านหินแม่มาže (แบบไม่รวมความชื้น) ตามช่วงเวลาต่างๆ ในกระบวนการซัดกำมะถัน
 ที่ความเข้มข้นสารละลายนอกปริกซ์ลเฟต 0.5, 0.8 และ 1.0 ไมลต์อลิตร (ขนาดถ่านหิน 500-750
 ไมโครเมตร ปริมาณถ่านหิน 100 กรัมต่อสารละลายน้ำ 500 มิลลิลิตร อุณหภูมิ 90 °C อัตราการกวน
 500 รอบต่อนาที ตามระยะเวลา 10, 20, 30, 60, 90, 120, 180 และ 240 นาที

ความเข้มข้น	0.5 ไมลต์อลิตร			0.8 ไมลต์อลิตร			1.0 ไมลต์อลิตร								
	เวลา	เด้า	ปริมาณกำมะถัน(%)			เด้า	ปริมาณกำมะถัน (%)			เด้า	ปริมาณกำมะถัน(%)				
			(นาที)	(%)	ชัลเฟต	ไฟวาร์ต	รวม	(%)	ชัลเฟต	ไฟวาร์ต	รวม	(%)	ชัลเฟต	ไฟวาร์ต	รวม
0	10.88	1.65	1.29	3.19	10.86	1.66	1.30	3.20	10.90	1.64	1.25	3.23			
10	10.77	0.44	1.11	2.49	10.69	0.43	1.00	2.48	10.75	0.41	0.93	2.48			
20	10.06	0.36	0.92	2.45	10.22	0.33	0.97	2.43	10.37	0.29	0.86	2.40			
30	9.90	0.28	0.88	2.38	9.75	0.21	0.86	2.31	10.08	0.22	0.78	2.34			
60	9.03	0.22	0.84	2.34	8.80	0.18	0.80	2.29	9.44	0.18	0.67	2.28			
90	8.39	0.19	0.79	2.30	8.24	0.17	0.75	2.25	8.52	0.15	0.61	2.20			
120	7.81	0.17	0.73	2.27	7.85	0.15	0.69	2.19	7.99	0.13	0.55	2.14			
180	7.36	0.16	0.69	2.24	7.53	0.14	0.64	2.08	7.45	0.12	0.51	2.07			
240	7.19	0.14	0.64	2.21	7.17	0.13	0.58	2.03	6.96	0.11	0.47	2.04			

ตารางที่ ช.5 สมบัติของถ่านหินแม่เมaje (แบบไม่รวมความชื้น) ตามช่วงเวลาต่างๆ ในการวนการขัดกำมะถัน ที่อุณหภูมิ 50, 70, 90 และ 120 °ซ
 (ความเข้มข้นสารละลายนEOFริกชัลเฟต 1.0 โมลต่อลิตร ขนาดถ่านหิน 500-750 ไมโครเมตร ปริมาณถ่านหิน 100 กรัมต่อสารละลายนEOF 500 มิลลิลิตร อัตราการกรวน 500 รอบต่อนาที ตามระยะเวลา 10, 20, 30, 60, 90, 120, 180 และ 240 นาที)

อุณหภูมิ	50 °ซ					70 °ซ					90 °ซ					120 °ซ					
	เวลา	เดือน	ปริมาณกำมะถัน (%)			เดือน	ปริมาณกำมะถัน (%)			เดือน	ปริมาณกำมะถัน (%)			เดือน	ปริมาณกำมะถัน (%)			เดือน	ปริมาณกำมะถัน (%)		
			(นาที)	(%)	ชัลเฟต	ไฟฟ้าร์ต	รวม	(%)	ชัลเฟต	ไฟฟ้าร์ต	รวม	(%)	ชัลเฟต	ไฟฟ้าร์ต	รวม	(%)	ชัลเฟต	ไฟฟ้าร์ต	รวม		
0	10.83	1.68	1.23	3.20	10.83	1.69	1.22	3.22	10.90	1.64	1.25	3.23	11.07	1.68	1.24	3.26					
10	10.71	0.49	1.19	2.52	10.60	0.47	1.17	2.50	10.75	0.41	0.93	2.48	10.92	0.31	0.90	2.41					
20	10.19	0.35	0.99	2.44	10.00	0.32	0.95	2.45	10.37	0.29	0.86	2.40	10.48	0.20	0.85	2.30					
30	9.91	0.27	0.95	2.39	9.98	0.25	0.82	2.39	10.08	0.22	0.78	2.34	10.11	0.19	0.75	2.24					
60	9.62	0.24	0.90	2.36	9.48	0.20	0.77	2.33	9.44	0.18	0.67	2.28	9.64	0.18	0.61	2.19					
90	9.38	0.21	0.86	2.31	9.11	0.18	0.63	2.27	8.52	0.15	0.61	2.20	8.85	0.16	0.56	2.13					
120	8.81	0.18	0.75	2.28	8.53	0.17	0.57	2.27	7.99	0.13	0.55	2.14	7.72	0.12	0.49	2.06					
180	8.54	0.17	0.70	2.26	8.03	0.15	0.53	2.24	7.45	0.12	0.51	2.07	7.19	0.09	0.40	1.99					
240	8.37	0.16	0.65	2.22	7.44	0.14	0.51	2.20	6.96	0.11	0.47	2.04	6.41	0.06	0.35	1.92					

ตารางที่ ช.6 สมบัติของถ่านหินแม่เมaje (แบบไม่รวมความชื้น) ตามช่วงเวลาต่างๆ ในกระบวนการขัดกำมะถัน
 ที่มีขนาดถ่านหิน 150, 250 และ 500-750 ไมโครเมตร ปริมาณถ่านหิน 100 กรัมต่อสารละลายน้ำ 500 มิลลิลิตร ความเข้มข้นสารละลายน้ำอิกริกซ์ลเฟด 1.0 โนลต์ตอลิตร อุณหภูมิ 90 °C อัตราการกวน 500 รอบต่อนาที ตามระยะเวลา 10, 20, 30, 60, 90, 120, 180 และ 240 นาที

ขนาดถ่านหิน	150 ไมโครเมตร				250 ไมโครเมตร				500-750 ไมโครเมตร				
	เวลา (นาที)	ถ้า (%)	ปริมาณกำมะถัน (%)			ถ้า (%)	ปริมาณกำมะถัน (%)			ถ้า (%)	ปริมาณกำมะถัน (%)		
			ชัลเฟด	ไฟฟาร์ต	รวม		ชัลเฟด	ไฟฟาร์ต	รวม		ชัลเฟด	ไฟฟาร์ต	รวม
0	10.95	1.67	1.19	3.24	10.92	1.65	1.28	3.21	10.90	1.64	1.25	3.23	
10	10.80	0.36	1.02	2.43	10.79	0.38	1.08	2.51	10.75	0.41	0.93	2.48	
20	10.25	0.22	0.90	2.32	10.10	0.24	0.94	2.37	10.37	0.29	0.86	2.40	
30	9.73	0.20	0.81	2.26	9.66	0.19	0.87	2.30	10.08	0.22	0.78	2.34	
60	8.89	0.18	0.72	2.20	8.98	0.19	0.80	2.23	9.44	0.18	0.67	2.28	
90	8.11	0.15	0.60	2.15	8.15	0.17	0.72	2.18	8.52	0.15	0.61	2.20	
120	7.55	0.12	0.51	2.10	7.31	0.14	0.66	2.11	7.99	0.13	0.55	2.14	
180	7.07	0.10	0.45	2.03	7.03	0.13	0.51	2.04	7.45	0.12	0.51	2.07	
240	6.68	0.08	0.36	1.95	6.65	0.10	0.43	2.00	6.96	0.11	0.47	2.04	

ประวัติผู้เขียน

นางสาว มนพิไล แห่งกรรพย์เจริญ เกิดเมื่อวันที่ 29 เมษายน พ.ศ. 2511 ที่จังหวัด กรุงเทพมหานคร สำเร็จการศึกษาปริญญาตรีวิทยาศาสตร์ สาขาเคมีวิศวกรรม ภาควิชาเคมีเทคนิค คณะวิทยาศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ในปีการศึกษา 2531 และเข้าศึกษาต่อในหลักสูตร วิทยาศาสตร์มหบัณฑิต ที่จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย เมื่อ พ.ศ. 2532



**ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย**