

บทคัดย่อ

เล็ก สีคง และ เกียรติพิพัฒน์ ณ นคร
การแต่งแร่ค่าวารต์จากแร่ทึ้งของกระบวนการแต่งแร่ดินขาว
ว. สงขลาศรีวิรินทร์ วทก. 2543 22(1) : 83-93

จุดมุ่งหมายของโครงการวิจัยนี้คือ การแต่งแร่ค่าวัตถุจากแร่ที่ง่ายจากเครื่องหักขนาดสู่ประกอบของกระบวนการแต่งแร่ด้านขาวของบริษัท มินเนอรัล รีชอร์สเซส ตัวเลขนปัจเม้นต์ จำกัด (MRD) จังหวัดระนอง จากการทดลองพบว่าแร่ตัวอย่าง จะมีปริมาณแร่ขนาดใหญ่กว่า 100 เมช ประมาณ 94% ของน้ำหนักหักทั้งหมดและในตัวอย่างมีแร่ค่าวัตถุ เป็นองค์ประกอบหลักประมาณ 61-90 % นอกจากนี้เป็นแร่ติดแม่เหล็กได้แก่ แร่มัสโคโวไรต์ และโนโลไฮต์ (แร่ไม่ก่อ) ประมาณ 4-16% หัวร์มาลีน 1-3% ดินขาว 5-13% และเฟล็ตสปาร์น้อยกว่า 2% ในการแต่งแร่ค่าวัตถุจะแบ่งแร่ตัวอย่างเป็น 2 ช่วงขนาด คือ ขนาดใหญ่กว่า 35 เมช (คิดเป็นปริมาณ 70.4% ของน้ำหนักหักทั้งหมด) นำไปล้างดินขาวออกก่อนตัวการตะแกรงเปียกแล้วนำไปแยกกลทินจากแร่ค่าวัตถุด้วยเครื่องแยกแร่แม่เหล็กแบบแม่เหล็กส่วนที่เหลือห่วงขนาด -35+ 100 เมช นำไปล้างดินขาวออกก่อนแล้วแยกกลทินที่ติดแม่เหล็กด้วยเครื่องแยกแร่แม่เหล็ก นำหัวแร่ค่าวัตถุที่ได้จากเครื่องแยกแร่แม่เหล็กไปปล่อยแร่ 2 ขั้นตอน หัวแร่ค่าวัตถุที่แต่งได้จากกระบวนการทั้งสองมีความบริสุทธิ์สูงพอกวนขั้นตอนการซื้อขาย

การแต่งแร่คือการดูแลรักษาและดูแลที่ดินของกระบวนการผลิตและการแปรรูป

แหล่งแร่ดินขาวของบริษัทมินเนอรัล รีซอร์สเซส
ดีเวลลอปเม้นท์ จำกัด (MRD) ตั้งอยู่ที่ ต.หาดส้มแบ่น
อ.เมือง จ.ระนอง เป็นแหล่งแร่ในหินแกรนิตผุซึ่งครอบคลุม
พื้นที่ประมาณ 19.2 ตร.กม. หรือประมาณ 12,000 ไร่
มีความกว้าง 2 กม. ในแนวเทือกเขาแกรนิต ซึ่งเกิดในยุคที่
เกิดเทือกเขาแกรนิตทางด้านตะวันตกของประเทศไทยตั้งแต่
เห็นอจรดได้เมื่อประมาณ 150 ล้านปีมาแล้ว (Cretaceous
period) และถูกเปลี่ยนแปลงโดยกระบวนการธรรรมชาติหลาย
ครั้ง จนกลายเป็นแหล่งหินแกรนิตผุที่ให้กำเนิดแร่ดินขาว
ดีบุก วุลฟ์เฟรมและแร่มีค่าอื่น ๆ อีกหลายชนิด เช่น โคลัมไบต์-
แทนทาไลต์ เชอร์คอน โมนาไซต์ ชีโนไทม์ อิลเมโนิต และ
ไมกา (บริษัทมินเนอรัล รีซอร์สเซส ดีเวลลอปเม้นท์ จำกัด,
2537) เนื้อดินขาวในแหล่งแร่มีประมาณ 20-35% และมี
ปริมาณสำรองของแหล่งแร่ประมาณ 1.6 ล้านตัน (นิวัตน์,
2537) ในการบวนการแต่งแร่ดินขาวนั้นริมจากการนำดินดิบ
ที่มีคุณภาพที่กำหนดไว้ตามเกรดต่าง ๆ ป้อนลงสูญญี่ป้อมแร่
และถูกฉีดด้วยน้ำเพื่อให้เหลาผ่านตะแกรงคัดหินก้อนโตออก
ส่วนขนาดเล็กจะไหลลงสู่ตะแกรงหมุน (Trommel) เพื่อคัด
ขนาดที่ใหญ่กว่า 1/8 นิ้วทิ้งออกไป ส่วนที่เล็กกว่าจะไหลผ่าน
ลงสู่เครื่องคัดขนาดแบบสปรอล จำนวน 4 เครื่อง ที่ทำ
หน้าที่แยกรายที่ขนาดใหญ่กว่า 65 เมซไบเข้าสู่เครื่องคัด

ขนาดแบบสี่ปีรอลเครื่องที่ 5 เพื่อเก็บส่วนที่มีขนาดเล็กๆ 65 เมชที่เหลืออยู่ ส่วนที่เล็กกว่า 65 เมช หั้งหมดจะถูกนำไปตัดส่วนของแข็ง (%solids) ให้เหมาะสมก่อนจะป้อนเข้าเครื่องไฮโดรไซโคลนเพื่อคัดขนาดให้ได้ขนาดเล็กกว่า 325 ไมล์ซึ่งส่วนใหญ่จะเป็นเนื้อดินขาว (ส่วนที่มีขนาดโตกว่า 325 ไมล์จะเป็นภาครดซึ่งถูกแยกทิ้ง) ดินขาวจะถูกกรองเพื่อกำน้ำก่อนป้อนเข้าสู่เครื่องกรองแบบอัดความดันและนำเข้าที่เก็บแห้งแล้วไปตากเพื่อลดความชื้นให้เหลือประมาณ 15% เพื่อเตรียมจำหน่ายต่อไป จากระบวนการแต่งดินฯ พนวจ จะมีเรทิ้งที่เกิดจากการแต่งแร่ด้วยเครื่องคัดขนาดแบบสี่ปีรอลและไฮโดรไซโคลน โดยมีปริมาณแร่ทึ่งที่ออกเครื่องคัดขนาดแบบสี่ปีรอลประมาณ 9.36 ตัน/ชั่วโมง แร่ทึ่งที่ออกจากไฮโดรไซโคลนประมาณ 2.28 ตัน/ชั่วโมง และเมื่อคิดจากปริมาณสำรองพบร่วมกับจำนวนที่เป็นแร่ควอร์ตซ์ ซึ่งเกิดจากการแต่งแร่ประมาณ 4.3 ตัน ถ้าสามารถนำแร่ควอร์ตซ์ซึ่งเป็นแร่ทึ่งจากระบวนการแต่งแร่มาใช้ประโยชน์ได้ จะเป็นการเพิ่มมูลค่าของแร่ที่อนุรักษ์ไว้เกิดประโยชน์สูงสุดได้

แร่ควารตซ์ปกติจะไม่มีสีหรือสีขาวแต่มักจะมีสีเงิน ทำให้มีสีอ่อน ๆ เช่น ชมพู ม่วง เทา หรือความขาวคล้ายแก้ว เปรี้ยวหรือเปรี้ยงแสง ความแข็ง 7% มาตรวัดความแข็งของโมห์ (Moh's hardness) มีค่า

ถ่วงจำเพาะ 2.6-2.65 รอยแตกเว้าคล้ายกันหอย เปราะและ จัดเป็นแร่ที่มีสมบัติเพียงไซโอดิเล็กทริก (Piezoelectric) และ ไฟโรเดลิกทริก (Pyroelectric) ถ้าบริสุทธิ์ แร่ควอตซ์มีสูตรเคมีคือ SiO_2 ประกอบด้วย 46.7% Si และ 53.3% O แร่ควอตซ์ชนิดสีขาวหรือไม่มีสีโดยทั่ว ๆ ไปจะถูกใช้ใน อุตสาหกรรมแก้ว อุตสาหกรรมเคมี อุตสาหกรรมเซรามิก และอุตสาหกรรมอื่น ๆ เช่น ยางและพลาสติก เป็นต้น รายละเอียด ข้อกำหนดในการซื้อขายของแร่ควอตซ์ (เบญจารรถ, 2525) แสดงดัง Table 1

แร่ทิ้งจากกระบวนการแต่งแร่ดินขาว มักจะประกอบด้วย แร่ควอตซ์ ดินขาว มัสดโคไวต์ โนಡส์เฟล์ดสปาร์ และ

หัวร์มาลีนเป็นส่วนใหญ่ จึงมีแนวคิดในการศึกษาการแยกแร่ ควอตซ์ออกจากแร่อื่น ๆ ด้วยการอาศัยสมบัติแม่เหล็กที่แตกต่างกันของแร่และวิธีสลายแร่ ชากู และคละ (2537) ได้ศึกษาการแยกแร่มัสดโคไวต์ออกจากแร่เฟล์ดสปาร์จากแหล่งแร่ เมืองลำอ้อ อ.บ่อพลอย จ.กาญจนบุรี ด้วยเทคนิคการใช้ ตะแกรงร่อนแยกมัสดโคไวต์ซึ่งส่วนใหญ่มีขนาดโต (-4+10 เมช) อกomaได้สะอาด ขนาดที่เล็กลงมาใช้แยกด้วยเครื่องแยกแม่เหล็กชนิด IRMS (Induced roll magnetic separator) ได้สะอาดดี เช่นเดียวกับแร่เฟล์ดสปาร์ที่มีสมบัติแม่เหล็ก ต่ำกว่าเฟล์ดสปาร์หรือควอตซ์ กิญโญ และไพรัตน์ (2533) ได้ศึกษาการลอยแร่เฟล์ดสปาร์ ซึ่งเป็นสินแร่ของเมืองแร่

Table 1. Specification of quartz (เบญจารรถ, 2525)

Grade	SiO_2 (min) %	Al_2O_3 (max) %	Fe_2O_3 (max) %	$\text{CaO}+\text{MgO}$ (max) %	size
1. Glassy sand					
First quality, optical	99.80	0.10	0.02	0.10	
Second quality, flint glass, container and table ware	98.50	0.50	0.035	0.20	
Third quality, flint glass	95.00	4.00	0.035	0.50	For flint glass -20 mesh 100% +40 mesh 34% +60 mesh 90%
Fourth quality, sheet, rolled and polished glass	98.50	0.50	0.06	0.50	For sheet glass -16 mesh 100% -30 mesh 85% -60 mesh 80% +120 mesh 98%
Fifth quality	95.00	4.00	0.06	0.50	
Sixth quality, green glass and window glass	98.00	0.50	0.30	0.50	
Seventh quality, green glass	95.00	4.00	0.30	0.50	
Eighth quality, amber glass	98.00	0.50	1.00	0.50	
Ninth quality, amber glass	95.00	4.00	1.00	0.50	
2. Chemical grade	99.00	1.00	-	0.50	-20 mesh 100% -100 mesh 0%
3. Ceramic grade			0.32		-120 mesh 100% -150 mesh 90%

คงสวัสดิ์ ต.สวนผึ้ง กิ่งอ.สวนผึ้ง จ.ราชบุรี โดยสินแร่ดังกล่าวประกอบด้วยเฟล์ดสปาร์ตอยด์ (Feldspathoid) ประมาณ 77% ควรต์ซ์ประมาณ 20% โดยมีแร่ที่เหลืออื่น ๆ เช่น มัสโคไวต์ การ์เนท หัวร์มาลีน และไฟโรไรต์ รวมกันประมาณ 3% เทคนิคการลอยแร่ที่ใช้เป็นการลอยแร่ขั้นตอนเดียวโดยหลักเลี้ยงการใช้กรดกัดแก้วร่วมกับการแยกด้วยเครื่องแยกแร่แม่เหล็กชนิด IRMS เพื่อให้ได้หัวแร่เฟล์ดสปาร์ตที่มีสมบัติสามารถนำไปใช้ในอุตสาหกรรมเซรามิกได้ นอกจากนั้น ฉดับ (2532) ได้ศึกษาและออกแบบการลอยแร่เฟล์ดสปาร์จากแหล่งแร่ของ บริษัทอร์คันนี อินเตอร์เนชั่นแนล จำกัด ซึ่งตั้งอยู่บริเวณทิศตะวันตกเฉียงใต้ของบ้านทุ่งกระเชา อ.บ้านตาข จ.ตาก ในกระบวนการแร่ที่ผ่านการบดละเอียดแล้วจะมีขนาดเล็กกว่า 70 เมช 80% ถูกนำไปลอยแร่มัสโคไวต์ออกไปก่อนในอันดับแรก แร่ที่เหลือจะถูกล้างและตัดขนาดด้วยเครื่องตัดขนาดแบบสีปอรอลแล้วนำสู่ถังกวนและเซลล์ลอยแร่ชุดต่อไปเพื่อลอยแร่การ์เนท และแร่เหล็กออก และขั้นสุดท้ายทำการลอยแร่เพื่อแยกแร่เฟล์ดสปาร์และควรต์ซ์ออกจากกัน ทำหัวแร่ให้แห้งแล้วแยกเอามลพินที่ยังติดเหลืออยู่ด้วยเครื่องแยกแร่แม่เหล็กจะได้แร่ควรต์ซ์และเฟล์ดสปาร์ที่มีความบริสุทธิ์สามารถนำไปใช้ในอุตสาหกรรมเซรามิกได้

วัสดุ อุปกรณ์ และวิธีการ

การทดลองนี้ใช้ตัวอย่างแร่ทึ่งจากเครื่องแยกแร่แบบสีปอรอลและไฮโดรไซโคลนจากกระบวนการแต่งแร่ดินขาวของบริษัทมนิเนอรัล รีชอสเซส ดิเวลลอปเม้นต์ จำกัด วิธีเก็บตัวอย่างใช้เก็บแบบสูม ตลอดช่วงสัปดาห์ และเก็บสะสมเป็นเดือน เพื่อให้มั่นใจว่าได้ตัวอย่างที่เป็นตัวแทนที่ถูกต้องตัวอย่างจะถูกอบแห้งก่อนนำไปซักตัวอย่างเพื่อวิเคราะห์การกระจายตัวของขนาดโดยใช้ตะแกรงมาตรฐาน แร่ตัวอย่างที่เหลือถูกตัดขนาดเป็นช่วง ๆ เพื่อให้ทราบถึงการกระจายตัวของแร่ต่าง ๆ ในแต่ละช่วงขนาดซึ่งจะเป็นประโยชน์ต่อการออกแบบการแต่งแร่ต่อไป นำแร่แต่ละช่วงขนาดไปศึกษาแร่วิทยาเพื่อให้ทราบถึงองค์ประกอบของแร่ (ชนิดของแร่) ด้วยเครื่อง XRD (X-ray diffractometer) และวิเคราะห์ปริมาณของแร่ด้วยเครื่อง XRF(X-ray fluorescence) เมื่อทราบถึงแร่ประกอบที่ซัดเจนแล้วจึงนำตัวอย่างเฉพาะบางช่วงขนาด (-35+100 เมช) มาศึกษาสมบัติทางแม่เหล็ก

ของแร่ ด้วยเครื่องแยกแร่แม่เหล็กขนาดห้องปฏิบัติฯ (Frantz isodynamic magnetic separator) ตัวแข็งที่ทำการศึกษาคือ ค่ากระแสหน่วยเป็นแอม培ร์ที่ใช้ในการแยกแร่ติดแม่เหล็กออกจากแร่ควรต์ซ์ โดยกำหนดค่าความชันด้านข้าง (Side slope) และความชันด้านหน้า (Forward slope) ของเครื่องคงที่ เมื่อปรากฏความเป็นไปในการแยกด้วยเครื่องแยกแร่แม่เหล็ก จึงนำตัวอย่างไปสู่อาดินขาวออกก่อน แล้วจึงแบ่งตัวอย่างเป็น 2 ขนาด คือขนาดโตกว่า 35 เมชและ -35+100 เมช นำไปทดลองด้วยเครื่องแยกแร่แม่เหล็กขนาดอุตสาหกรรมชนิดแมคลีน (McLean) โดยนำส่วนที่ไม่ติดแม่เหล็กมาทดลองแยกที่ 2 ครั้ง แล้วจึงวิเคราะห์ผลการทดลอง นำหัวแร่ควรต์ซ์เฉพาะของขนาด -35+100 เมช ที่ผ่านการแยกแร่ที่แม่เหล็กออกแล้วด้วยเครื่องแมคลีนแต่เกรดยังต่ำอยู่ไปศึกษาการลอยแร่ด้วยเครื่องลอยแร่ขั้นตอนที่สองปฏิบัติการ ในภาบทดลองจะใช้สารเคลือบผิวแร่ (Collector) ชนิด Armac (Amine) และ Aerofloat 825 (Petroleum sulfonate) สารเคลือบฟองอากาศคือ Frother 65 และสารเคมีที่ใช้ปั้งสภาพเป็นกรด คือ กรดซัลฟิวริก (H_2SO_4) และกรดกัฟท์ (HF) (10% solution) การทดลองลอยแร่แบ่งเป็น 2 ขั้นตอน (Figure 1) โดยการลอยในขั้นตอนที่สองนำเอาแร่จามาการลอยขั้นตอนที่หนึ่งน้ำมูลอยข้าตามลำดับ การลอยแร่ในขั้นตอนที่หนึ่งซึ่งสำเร็จลอยแร่ในก้าวอกก่อน ตามด้วย การลอยแร่เหล็กและหัวร์มาลีนและลำดับสุดท้ายลอยแร่เฟล์ดสปาร์ โดยแร่จะส่วนใหญ่จะเป็นแร่ควรต์ซ์ตัวแม่ที่ทำการศึกษาทดลองคือ ปริมาณสารเคลือบผิว Armac และ pH โดยกำหนดให้สภาพเป็น $\text{pH} = 2$ (Table 2) มีค่าที่เนื่องจากเป็นสภาพการลอยแร่ที่ดีที่สุด ที่มีผู้ศึกษาไว้แล้ว (ฉดับ, 2532)

การวิเคราะห์ผลของการทดลองในขั้นแรกจะใช้วิธีนับเม็ดตัวยกต่องจุลทรรศน์ซึ่งให้ค่าที่เชื่อถือได้สำหรับในขนาดหยาบ (-35+100 เมช) และนำตัวอย่างที่ได้จากผลกระทบทดลองที่ดีที่สุดไปวิเคราะห์ ด้วยวิธี XRF เพื่อตรวจสอบและยืนยันค่าที่ได้จากการทดลองแต่ละรายการทดลองจะมีขั้นตอนมากกว่า 2 ครั้งขึ้นไปเพื่อให้ข้อมูลที่ได้ถูกต้องแม่นยำ

ผลการทดลองและการอภิปราย

การกระจายตัวของขนาดอนุภาคของแร่ตัวอย่างจา

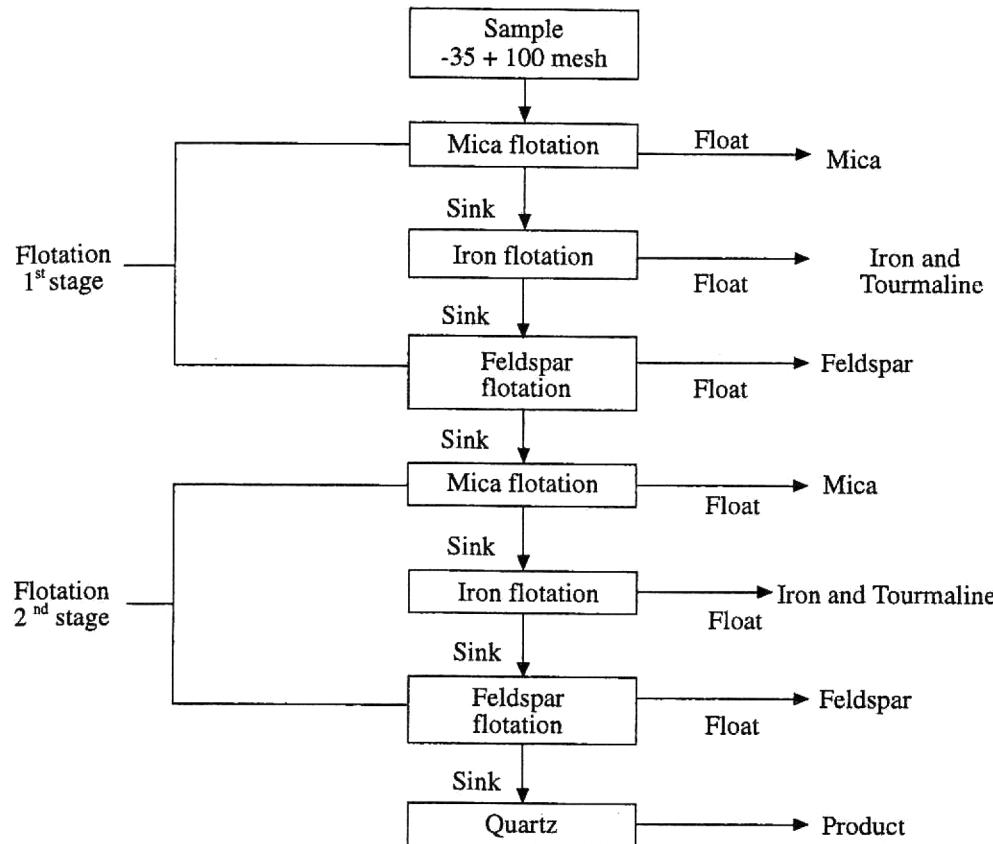


Figure 1 The flowsheet of 2-stage reversed flotation of quartz

Table 2. Constant conditions for 2-stage reversed flotation of quartz

Conditions	Stage 1			Stage 2		
	Mica Flotation	Iron,Tourmaline Flotation	Feldspar Flotation	Mica Flotation	Iron,Tourmaline Flotation	Feldspar Flotation
Collector (Aerofloat 825, kg/ton)	-	1.33	-	-	1.67	-
Frother, kg/ton	0.21	0.21	0.21	0.21	0.21	0.21
Conditioning time, min	5	5	5	5	5	5
%solids	30-35	30-35	30-35	30-35	30-35	30-35
Speed, rpm	650-700	650-700	650-700	650-700	650-700	650-700
pH	2.5-3.0	2.5-3.0	2.5-3.0	2.5-3.0	2.5-3.0	2.5-3.0

เครื่องคัดขนาดแบบสีปอร์อลและไฮโดรไซโคลนแสดงดัง Figure 2 และพบว่าแร่ทิ้งจากเครื่องคัดขนาดสีปอร์อลนี้ขนาดเล็กกว่า 2500 ไมครอน 80% และแร่ทิ้งจาก

ไฮโดรไซโคลนมีขนาดเล็กกว่า 170 ไมครอน 80% จากผลการวิเคราะห์แร่ทิ้งโดยโครงสร้างด้วย XRD จากตัวอย่างที่ได้จากเครื่องคัดขนาดแบบสีปอร์อล แสดงดัง Table 3 พบว่าใน

Table 3. XRD characterization of minerals from spiral classifier tailing

Minerals	Tailing from spiral classifier				
	+20 mesh	-20+35 mesh	-35+100 mesh	-100+200 mesh	-200+325 mesh
Quartz	90	84	61	41	23
Kaolin minerals	5	5	13	27	46
Gibbsite	<1	<1	<1	<1	2
Micaceous minerals	4	8	16	19	22
Potash Feldspar	<1	<1	2	2	1
Plagioclase	<1	<1	1	2	<1
Tourmaline	<1	1	3	5	3
Others	1	1	3	3	2
Sum	100	100	99	99	99

Error 3%

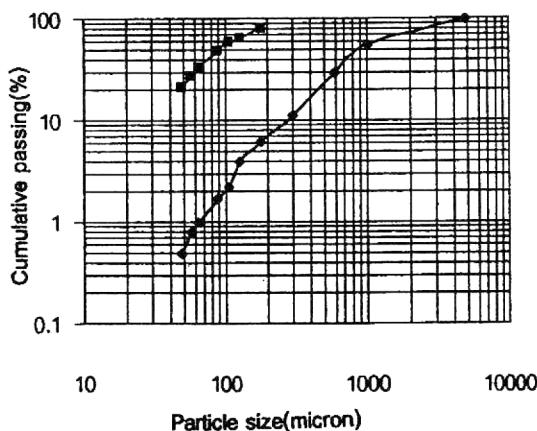


Figure 2 The particle size distribution of the tailings of spiral classifier (below line) and hydrocyclone (above line)

ตัวอย่างแร่ประกอบด้วยแร่ควอตซ์เป็นส่วนใหญ่ นอกนั้น ก็เป็นแร่ดินขาว แร่ไม่ก้า หัวร์มาลีน กิบป์ไซต์ เฟลเดสปาร์ และ มีแร่อื่น ๆ อยู่เล็กน้อย (น้อยกว่า 3%) ซึ่งแร่ควอตซ์จะ กระจายตัวที่ขนาดโตกว่า 20 เมช (1,000 ไมครอน) ประมาณ 90% และที่ช่วงขนาดยังเล็กลงไปก็จะมีแร่ควอตซ์กระจาย อยู่น้อยลง ในทางกลับกันแร่ดินขาวและแร่ไม่ก้า จะกระจาย ตัวอยู่มากที่ช่วงขนาดเล็กลง โดยแร่ดินขาวกระจายตัวที่ขนาด -200+325 เมช ประมาณ 46% ในขณะที่แร่ไม่ก้ากระจายตัว อยู่ 22%

Table 4. XRD characterization of minerals from hydrocyclone tailing

Minerals	Tailing from hydrocyclone		
	-35+ 100 mesh	-100+ 200 mesh	-200+ 325 mesh
Quartz	33	22	14
Kaolin minerals	25	36	56
Gibbsite	<1	2	2
Micaceous minerals	30	24	19
Potash feldspar	5	8	2
Plagioclase	1	1	1
Tourmaline	3	4	3
Others	3	3	2
Sum	100	100	99

Error 3%

Table 4 แสดงผลการวิเคราะห์แร่ทางโครงสร้างด้วย XRD จากตัวอย่างที่ได้จากไฮโดรไซโคลน ซึ่งมีการกระจายตัวของแร่ควอตซ์น้อยกว่าแร่ทั้งหมดในเครื่องสีโปรดอล (ประมาณ 14-33%) แต่จะมีแร่อื่น ๆ ปนอยู่มากกว่า ก่อให้ค่าอัตราดินขาวปนอยู่ประมาณ 25-56% รวมกับ 19-30% เฟลเดสปาร์ 2-8% และหัวร์มาลีนประมาณ 3-4% Table 5 and แสดงผลการวิเคราะห์แร่ทางคอมพิวเตอร์โดย XRF จากตัวอย่างที่ได้จากเครื่องสีโปรดอลและไฮโดรไซโคลนตามลำดับ ตัวอย่างที่ได้จากเครื่องสีโปรดอลประกอบด้วย SiO_2 55-94% ขณะ

Table 5. Chemical analysis by XRF of spiral classifier tailing

Chemical composition (%)	Tailing from spiral classifier				
	+20 mesh	-20+35 mesh	-35+100 mesh	-100+200 mesh	-200+325 mesh
SiO ₂	93.7	90.6	77.4	66.4	55.5
Al ₂ O ₃	3.57	5.5	13.3	20	28.6
Fe ₂ O ₃	0.81	1.15	2.93	4.28	2.2
MgO	<0.001	<0.001	0.04	0.1	<0.04
CaO	<0.001	<0.012	0.012	0.04	0.11
Na ₂ O	<0.001	<0.066	0.25	0.39	0.08
K ₂ O	0.5	0.91	2.28	2.62	2.63
TiO ₂	0.05	0.05	0.13	0.17	0.12
P ₂ O ₅	<0.001	<0.001	<0.01	0.13	0.16
MnO	0.063	0.095	0.24	0.35	0.24
Cr ₂ O ₃	0.067	0.051	0.028	0.034	<0.001
LOI	1.08	1.45	2.93	4.58	9.22
Sum	99.84	99.8	99.52	99.1	98.86

Table 6. Chemical analysis by XRF of hydrocyclone tailing

Chemical Composition (%)	Tailing from hydrocyclone		
	-35+100 mesh	-100+200 mesh	-200+325 mesh
SiO ₂	62.1	56.5	51.9
Al ₂ O ₃	23	27.4	32.6
Fe ₂ O ₃	2.97	2.99	1.5
MgO	0.09	0.05	<0.001
CaO	<0.001	0.01	<0.012
Na ₂ O	0.13	0.22	0.18
K ₂ O	4.42	4.19	2.65
TiO ₂	0.16	0.12	0.08
P ₂ O ₅	<0.001	0.013	0.024
MnO	0.35	0.29	0.18
Cr ₂ O ₃	0.043	0.028	<0.006
	6.21	7.77	10.49
Sum	99.47	99.58	99.61

ตัวอย่างจากไฮโดรไซโคลนประกอบด้วย SiO₂ 52-62% ที่เหลืออกนั้นเป็นองค์ประกอบ Al₂O₃ (ในรูปของแร่ดินขาว), Fe₂O₃ (ในรูปของแร่ไม้ก้า) และ K₂O และ Na₂O (ในรูปของเพล็ตสปาร์) เป็นต้น

Table 7. Effect of electric current on separation results by frantz isodynamic magnetic separator of mineral size range of -35+100 mesh at side slope 25° and forward slope 15°

Minerals	Weight %				
	Current (A)				
Quartz	1.3	1.4	1.5	1.6	1.7
Kaolinite	69	77	87	87	85
muscovite	16	16	8	9	11
Tourmaline	12	6	4	3	3
Total	100	100	100	99.5	100

จากการศึกษาเรียนรู้ดังกล่าวทำให้ทราบว่าแร่ทึ้งจากไฮโดรไซโคลนมีแร่ค่าอัตรซ์อยู่เป็นปริมาณเล็กน้อยจึงไม่นำมาศึกษา จะศึกษาเฉพาะแร่ทึ้งจากเครื่องสไปรอล ซึ่งพบว่าประกอบด้วยแร่ค่าอัตรซ์เป็นส่วนใหญ่ โดยมีมูลทินได้แก่ แร่ดินขาว ไม้ก้าและหัวร์มาลีน และอาจมีแร่เพล็ตสปาร์อยู่บ้าง แร่ไม้ก้าและหัวร์มาลีนจะติดแม่เหล็กได้ดีกว่าแร่ค่าอัตรซ์และดินขาว ดังนั้นมีความเป็นไปได้ที่จะแยกแร่หล่านี้ออกจากกันโดยอาศัยสมบัติแม่เหล็ก (Table 7) แต่การใช้เครื่องแยกแร่แม่เหล็กมีข้อจำกัดอยู่ที่ขนาดของแร่จะต้อง

ไม่เล็กเกินไป ดังนั้นในการทดลองจึงได้ใช้รีบขนาดโตกว่า 35 เมช และ -35+100 เมช

จากผลการทดลองแยกแร่ที่ออกจากเครื่องสีปะrolด้วยเครื่องแยกแร่แม่เหล็กแบบแมคลีนแสดงดัง Table 8 พบว่าหัวแร่คราตซ์มีเกรด 75% และมีเปอร์เซ็นต์การกระจายตัวประมาณ 98% เกรดของหัวแร่ที่ได้ยังไม่สูงนักเมื่อเทียบกับข้อกำหนดการซื้อขายของทรายแก้วซึ่งต้องมีเกรดสูงกว่า 95%

(นิเวศน์, 2537) ดังนั้นจึงนำหัวแร่คราตซ์ที่ได้จากเครื่องแยกแร่แม่เหล็กไปทดสอบโดยเริ่มลิ้นออกจากหัวแร่เพื่อให้ได้เกรดของหัวแร่ที่สูงตามข้อกำหนดการซื้อขาย ผลการลิ้นเริ่มแบบเลือกเฉพาะเจาะจง (Selective flotation) แสดงดัง Table 9 และ Table 10 ในการทดลองนี้จะถูกแบ่งค่าตัวแปรที่สำคัญได้แก่ปริมาณของสารเคลือบผิวและค่า pH โดยกำหนดสภาวะอื่น ๆ ให้คงที่เนื่องจากมีผู้ศึกษา

Table 8. Results of Mclean magnetic separation of quartz at particle size of -35+100 mesh

Item	Weight		% Assay				Quartz	
	(g)	(%)	Quartz	Mica	Tourmaline	Kaolinite	Distribution %	
Magnetic	3,100	28	3	64	31	1		1.5
Non-magnetic	8,000	72	75	10	3	12		98.2
Feed	11,100	100	55	25.5	10	9		99.7

Table 9. Effect of dosage of collector on reversed flotation of quartz under the flotation conditions as shown in table 2

Product	Collector (kg/ton)											
	0.34			0.57			0.64			0.73		
	Weight (g)	% Quartz	% Distribution	Weight (g)	% Quartz	% Distribution	Weight (g)	% Quartz	% Distribution	Weight (g)	% Quartz	% Distribution
Sink	228.4	88	89	210	95	87	177.3	99	78	198.9	90	80
Float	56.6	27	7	70.8	22	7	105.1	38	18	78.4	41	14
Loss	15	58	4	19.2	52	6	17.6	54	4	22.7	61	6
Feed	300	75	100	300	75	100	300	75	100	300	75	100

Table 10. Metallurgical balance of the result from quartz flotation process by using Armac C as a collector with the amount of 0.125-0134 kg/ton at the first stage and 0.175-0.200 kg/ton at the second stage of flotation

Product	pH											
	1.5				2.5				3.5			
	Weight (g)	% Quartz	% Distribution	Weight (g)	% Quartz	% Distribution	Weight (g)	% Quartz	% Distribution	Weight (g)	% Quartz	% Distribution
Sink	175.3	90	75	182	99	80	175.6	95	74			
Float	106.6	40	20	97	37	16	104.8	50	23			
Loss	18.1	56	5	20.7	43	4	19.6	29	3			
Feed	300	70	100	300	75	100	300	75	100			

ไรแล้ว (กิญโญและเพรตต์, 2533 และฉดับ, 2532) จากการทดลองแบร์ค่าปริมาณสารเคลือบผิวนิด Armac C ร่วมกับสารเคลือบผิวนิด aerofloat 825 ที่ปริมาณคงที่พบว่าปริมาณสาร Armac C ที่เหมาะสมคือ ประมาณ 0.57-0.64 กิโลกรัม/ตันแร่ ซึ่งให้หัวแร่ควอตซ์สูงถึงประมาณ 95-99% โดยมีเปอร์เซ็นต์การเก็บแร่ได้ 78% - 87% (Table 9) และ pH ที่เหมาะสมกับการลอยแร่คือ pH เท่ากับ 2.5 (Table 10) ผลการวิเคราะห์ XRF ของการลอยแร่โดยใช้สภาพที่ดีที่สุด 2 ครั้งแสดงดัง Table 11 ซึ่งพบว่าผลเฉลี่ยที่ได้สอดคล้องกับวิธีวิเคราะห์แบบนับเม็ดกล่าวคือ ได้หัวแร่ควอตซ์ซึ่งมีเกรดสูงถึง 98.8% และประกอบด้วย Al_2O_3 , ไม่เกิน 0.54% Fe_2O_3 , ไม่เกิน 0.05% $\text{CaO}+\text{MgO}$ ไม่เกิน 0.2% ส่วนผลการวิเคราะห์ XRF ของหัวแร่ควอตซ์จาก

การแยกหินด้วยเครื่องแยกแม่เหล็กแบบแมคเลินซึ่งแสดงดัง Table 12 พบว่าได้เกรดของหัวแร่ 98.3 % ซึ่งถือเป็นเกรดที่ของเกรดทรายแก้วคุณภาพชั้น 2 และเกรดเซรามิก

สรุปผลการทดลองและข้อเสนอแนะ

โครงการวิจัยนี้เป็นการศึกษาความเป็นไปได้ในการนำแร่ควอตซ์ซึ่งเป็นแร่หินทั้งจากการแต่งแร่ดินขาวด้วยเครื่องคัดขนาดแบบสี่ปีรอล มาใช้ประโยชน์เป็นวิตถุดินในอุตสาหกรรม แก้วและเซรามิก แร่ควอตซ์จะกระจายตัวอยู่มากในช่วงขนาดใหญ่กว่า 100 เมช โดยมีลักษณะที่สำคัญคือ ดินขาว ไม่ก้าหัวร์มาลีน และเฟลเดอร์สปาร์

Table 11. Chemical analysis by XRF of sink product from flotation with the optimum conditions as shown in Table 9 and 10

Chemical composition (%)	Feed	Sample 1			Sample 2		
		Float		Sink	Float		Sink
		Mica flotation	Feldspar flotation		Mica flotation	Feldspar flotation	
SiO_2	87.20	50.60	61.20	98.54	53.40	67.70	99.14
Al_2O_3	8.00	31.80	25.10	0.64	30.50	21.40	0.43
Fe_2O_3	0.79	1.82	1.02	0.04	1.94	0.49	0.05
MgO	<0.001	0.05	<0.001	<0.001	<0.038	<0.001	<0.001
CaO	<0.001	<0.014	<0.001	0.36	<0.001	0.02	0.03
Na_2O	<0.001	0.10	<0.08	<0.001	<0.001	<0.078	<0.001
K_2O	1.13	6.70	3.64	0.12	5.20	3.95	0.11
TiO_2	0.03	0.10	0.06	0.02	0.10	0.04	<0.014
P_2O_5	<0.008	<0.008	0.01	0.01	0.02	0.01	<0.008
MnO	0.05	0.32	0.15	<0.001	0.28	0.04	<0.001
Cr_2O_3	0.05	<0.001	<0.001	<0.001	<0.006	<0.001	<0.001
LOI	2.56	8.08	8.42	0.17	7.93	6.08	0.18
Sum	99.81	99.56	99.60	99.91	99.37	99.74	99.94

Table 12. Chemical analysis by XRF of quartz concentrate from magnetic separation of particle size above 35 mesh

Chemical composition %												
SiO_2	Al_2O_3	Fe_2O	MgO	CaO	Na_2O	K_2O	TiO_2	P_2O_5	MnO	Cr_2O_3	LOI	SUM
98.33	0.14	0.05	<0.001	<0.001	<0.001	0.12	0.05	<0.001	0.05	0.05	1.08	99.87

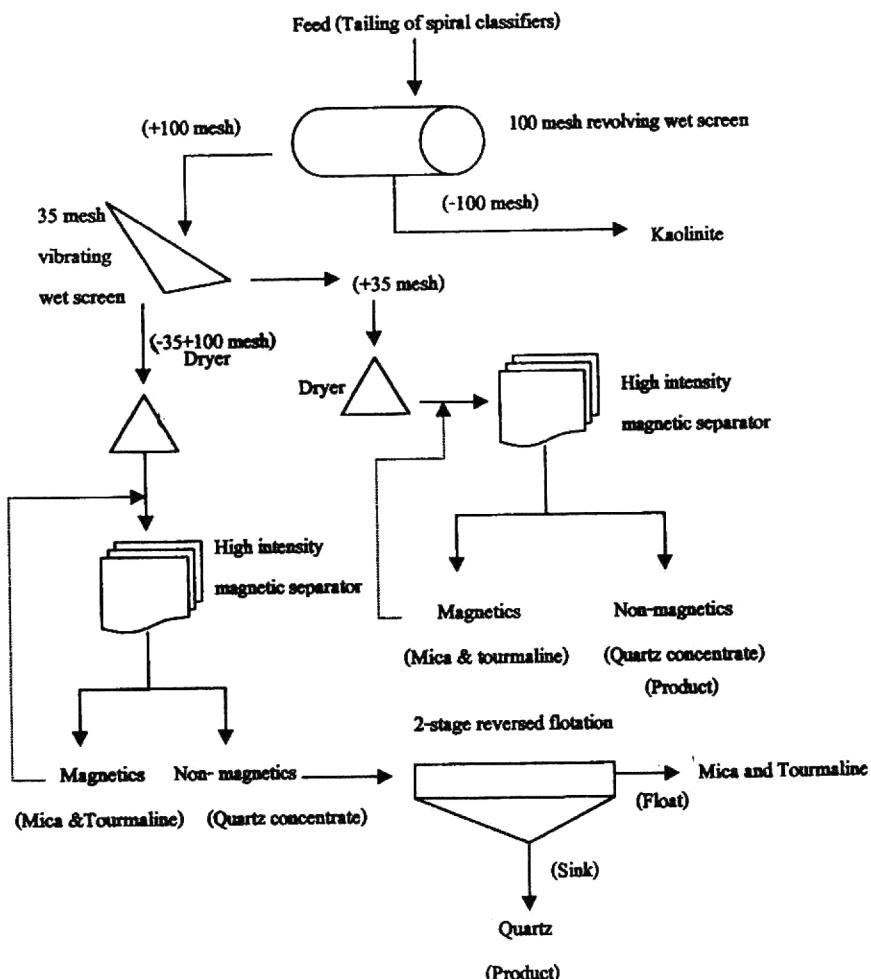


Figure 3 The recommended flowsheet of quartz concentration.

การแต่งแร่ทึ้งจากเครื่องสีปอร์ลทำได้โดยการแบ่งแร่เป็น 2 ช่วงขนาด คือ ขนาดโตกว่า 35 เมช และ -35+100 เมช (คิดสัดส่วนเป็น 94% ของน้ำหนักตัวอย่างแร่ทั้งหมด) นำแร่ขนาดโตกว่า 35 เมช มาแยกดินขาวออกโดยการล้างและแยกไม้ก้าและหัวร์มาลีนออกด้วยเครื่องแยกแร่แม่เหล็กแบบแมคคลีน จะได้หัวแรบริสุทธิ์ 98% SiO_2 ส่วนแร่ขนาด -35+100 เมช ก็นำมาล้างดินขาวออกไปก่อน และจึงแยกไม้ก้าและหัวร์มาลีนด้วยเครื่องแยกแร่แม่เหล็กแมคคลีน แต่หัวแร่ที่ได้ยังไม่สะอาดจึงนำไปแยกลิกินที่มีอยู่ออกจากแร่ควอตซ์ด้วยวิธีลอยแร่เป็น 2 ขั้นตอน ได้หัวแร่ควอตซ์บริสุทธิ์ถึง 98.8% SiO_2 สามารถใช้ในอุตสาหกรรมแก้วและเซรามิกได้

จากการศึกษา ได้ข้อเสนอแนะเป็นแนวทางในการแต่งแร่ควอตซ์จากแร่ทึ้งของกระบวนการแต่งดินนาด้วยเครื่องคัดขนาดแบบสีปอร์ลของบริษัทมินเนอฟาร์ชอร์สเซส ดีเวลลอปเม้นต์ จำกัด (Figure 3) ได้ โดยหางแร่จากเครื่องคัดขนาดแบบสีปอร์ล มาล้างดินขาวด้วยตะแกรงทมุนแบบเบียกขนาดช่องเปิด (Aperture) 100 เมช ขนาดที่เล็กกว่า 100 เมช นำไปเข้าสู่กระบวนการแต่งดินขาว ส่วนที่ขนาดโตกว่า 100 เมช นำไปคัดนาดด้วยตะแกรงสันแบบเบียกที่มีช่องเปิด 35 เมช ขนาดโตกว่า 35 เมช ถูกทำให้แห้งแล้วนำไปแยกไม้ก้าและหัวร์มาลีนออกจากแร่ควอตซ์ด้วยเครื่องแยกแร่แม่เหล็กและควอนตัมความเข้มสูง (High intensity magnetic separator)

โดยนำหัวแร่ควอตซ์จากส่วนที่ไม่ติดแม่เหล็ก มาแยกช้า 2-3 ครั้ง ก็จะได้หัวแร่ตามต้องการ สำหรับเรขาคณิต -35+ 100 เมซ ก็สามารถทำให้แห้ง แล้วแยกลิทินที่ติดแม่เหล็กด้วย เครื่องแยกแร่แม่เหล็กชนิดความเข้มสูง นำหัวแร่ควอตซ์ มาแยกช้า 2-3 ครั้งก่อนนำไปลอยแร่ 2 ขั้นตอนเพื่อแยก ลิทินออกจากแร่ควอตซ์ จะได้หัวแร่ที่มีความบริสุทธิ์ ประมาณ 98-99% SiO_2

กิตติกรรมประกาศ

ผู้เขียนขอขอบคุณผู้ดูแลศักดิ์ ธนกิจ บริษัทมินเนอรัล รีชอร์สเซส ดีเวลลอปเม้นต์ จำกัด ที่ได้อนุเคราะห์ด้วยร่าง เพื่อทำการวิจัย.

เอกสารอ้างอิง

บริษัทมินเนอรัล รีชอร์สเซส ดีเวลลอปเม้นต์ จำกัด. 2537 การ ทำเหมืองดินขาว ต.หาดสัมปัน อ.เมือง จ.ระนอง

นิรัตน์ ออมเทพรักษ์. 2537 รายงานการประเมินผลแหล่งแร่ ดินขาว จ.ระนอง

เบญจวรรณ จากรุลลส. 2525 รายแก้วเอกสารองเครชญ์ธารณี วิทยา กรมทรัพยากรธรรมชาติ เล่มที่ 35 หน้า 4-20

ชาญ จารยานนิชย์ เทียนไชย ตันไทย และประสีก์ เดชชารุณี.

2537 การแยกแร่มัสโคไวน์ออกจากแร่เฟล์ดสปาร์โดยวิธี กายภาพ, การประชุมวิชาการด้านเหมืองแร่ครั้งที่ 5 โรงเรียนบีพีแกรนด์ทาวเวอร์ 24-25 พฤษภาคม 2537.

ภิญโญ มีร้านะและเพรตต์ เดชชารุณาการ. 2533 การแยก แร่เฟล์ดสปาร์โดยใช้เทคนิคของเครื่องแยกแร่แม่เหล็ก ความเข้มสูงและการลอยแร่. ภาควิชาวิศวกรรมเหมืองแร่ และธารณีวิทยา คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์-มหาวิทยาลัย.

ฉดับ ปั๊มสูตร. 2532. การลอยแร่เฟล์ดสปาร์เพื่ออุตสาหกรรม เซรามิกส์. การประชุมวิชาการเรื่องดินขาวและเฟล์ดสปาร์ กับงานอุตสาหกรรมภาคเหนือ. กรมทรัพยากรธรรมชาติและ สถาปัตยกรรมเหมืองแร่ 26-27 มกราคม 2532.