

استخدام خبث سباكة الألمنيوم في تصنيع الطابوق الحراري عالي الألومينا

خالد عبد الحسين محمد
كلية الهندسة / جامعة ذي قار

ملخص البحث

في هذا البحث تم استخدام المخلفات الناتجة من عملية صهر الألمنيوم في معامل سباكة الألمنيوم لإنتاج الطابوق الحراري عالي الألومينا المستخدم في بناء الأفران الحرارية حيث تم إجراء الفحوصات الكيميائية لتراب الخبث الناتج من عملية الصهر دون إجراء أية إضافات كيميائية وبعد ذلك تم تهيئة الركام الحراري المستخدم لإنتاج الطابوق بإضافة الكاولين الأبيض بنسبة ١٥% والماء بنسبة ١٠% إلى الخبث الناتج من عملية صهر الألمنيوم وأجريت الفحوصات الكيميائية للركام الناتج وكانت نسبة الألومينا ٨٠% وبعد ذلك تم كبس الخليط في قوالب اسطوانية تحت جهد ٧٥٠ Mpa و حرقة بدرجة حرارة ١٣٠٠م، النتائج أثبتت ان نسبة الألومينا العالية والمواصفات الكيميائية والفيزيائية للطابوق المنتج هي مناسبة وذلك بمقارنتها مع المواصفات الواردة في المواصفة العراقية المرقمة ١٩٩٦/٢٠٣٢ مع حصولنا على مقاومة انضغاط ضعف المواصفة تقريبا .

المقدمة :

أجريت بحوث عديدة سابقاً لدراسة إمكانية إنتاج الطابوق عالي الألومينا فقد جرى التفكير في إنتاج هذا النوع من الطابوق لاستخدامه كبديل عن الطابوق الزركوني في الشركة العامة لصناعة الزجاج والسيراميك حيث تم استخدام البوكسايت العراقي عالي الألومينا لتحضير ركام حراري وذلك بحرقة لغاية (١٣٥٠م) في افران دوارة و تم إنتاج تسعين طابوقة بأبعاد (٣٠*٦٠*٣٠ cm) بطريقة الرص شبه الجاف (Ramming)، بعد خلط الركام المدرج مع ٣٠% من الكاولين الأبيض غير المحروق ومن ثم تم حرق النماذج بافران غرفية لغاية ١٥٠٠ م. وبفترة إنضاج ثلاثة أيام وبالحرارة القصوى وكانت النتائج جيدة من حيث مقاومة الانضغاط والكثافة وتحمل الصدمة الحرارية أما نسبة الألومينا فقد كانت بحدود ٧٠%.

في العام (١٩٩٨) قامت الشركة العامة لصناعة السموت الجنوبية بإجراء تجربة إضافة مسحوق الألومينا المستورد الى البوكسايت لغرض رفع نسبة الألومينا في الطابوق المنتج ولم تكن النتائج مشجعة حيث تطلب الأمر استخدام درجات حرق عالية لم تكن متوفرة مختبرياً وكذلك غير متوفرة عملياً [١] .
يتم إنتاج صفائح ومقاطع الألمنيوم من صهر سكراب الألمنيوم بدرجة حرارة (٦٥٠-٧٠٠م) في افران عمودية في شركة اور العامة للصناعات الهندسية [٢]، حيث تضاف له أملاح إزالة الخبث والتي هي عبارة عن كلوريد الصوديوم ٥٠% و كلوريد البوتاسيوم ٣٤% و فلوريد الألمنيوم ١٦% وينتج من هذه العملية مادة الخبث التي تشكل حوالي ١٠% من وزن المادة المصهورة ويحتوي هذا الخبث على ٢٠% من الألمنيوم [٣] ويتم تنقية هذا الخبث مرة أخرى بإضافة الأملاح المذكورة أعلاه أما مادة تراب الخبث فهي مخلفات ضارة للبيئة ويفترض أن

٤. كيس النماذج بعينات اسطوانية بأبعاد ٥x5 سم بجهد كبس . ٧٥٠ Mpa
٥. تجفيف النماذج المكبوسة لمدة ٢٤ ساعة في جو الغرفة و ٢٤ ساعة بحرارة ١٠٠م كما تم إجراء فحص التدرج الحجمي للركام وكانت النتائج كما في جدول (٢).

Retained %	Size (mm)
14	4.75
7	2.8
12.5	1.18
16	0.71
15	0.30
14.5	0.15
14	0.075
9	0.075
100%	

جدول (٢) التحليل الحجمي لتراب خبث الألمنيوم

بعد أن تم تهيئة نماذج الركام الحراري تم حرقها بدرجة حرارة وقدرها ١٣٠٠م بمعدل حرق ١٠٠م/ ساعة شكل (١) علما انه تم تجربة الحرق لغاية ١٤٠٠م إلا إن النماذج انصهرت عند هذه الدرجة الحرارية .

فحوصات الركام الحراري:-

تم إجراء الفحوصات الكيماوية على الركام الحراري المحضر وفق الفقرة أعلاه وكانت النتائج كما موضحة في جدول (٣) حيث يلاحظ انعدام الفقدان بالحرق مما يدل على وصول المادة الى حالة الاستقرار الحراري إضافة إلى ارتفاع في نسبة الألومينا نتيجة لذلك إضافة إلى الألومينا الناتجة من إضافة الكاولين الأبيض، كما أن نسبة الحديد لا تزال مرتفعة وفوق المسموح بها للاستخدامات الحرارية .

النسبة المئوية	الأكسيد
11.48	أكسيد السيليكون SiO_2
80.68	الألومينا Al_2O_3
3.21	Fe_2O_3
2.69	أكسيد الكالسيوم CaO
1.72	أكسيد المغنسيوم MgO
-----	SO_3
-----	نسبة الفقدان بالحرارة
99.78	Total

جدول (٣) التحليل الكيماوي للركام الحراري

تحتوي على نسبة عالية من الألومينا (أكسيد الألمنيوم Al_2O_3) المتكونة نتيجة عملية الصهر المشار إليها [٤]. وفي هذا البحث تم تحضير و انتاج الطابوق الحراري عالي الألومينا باستخدام الخبث الناتج من عملية صهر الألمنيوم وذلك بالاستفادة من تراب الخبث لسد حاجة المسابك المختلفة لهذه الأنواع من الحرارية باستخدام تكنولوجيا متوفرة محليا وهذا العمل تم بالمقارنة مع المواصفة القياسية العراقية ١٩٩٦/٢٠٣٢ [٥] لغرض معرفة أفضلية ما توصلنا له.

الجانب العملي:

المواد الأولية وفحوصاتها:-

تراب الخبث :- تم إجراء الفحص الكيماوي لتراب الخبث دون إجراء اية معالجة عليه باستخدام جهاز التحليل الطيفي (جدول ١) ويلاحظ أن نسبة الألومينا ليست عالية كما أن نسبة الفقدان بالحرق عالية نسبيا مما يدل على وجود مواد ذات طبيعة غازية في حالة تأكسدها. كما ويمكن تأشير النسبة المرتفعة للحديد (٢.٢٣%) في حين يفترض في المواد الحرارية أن لا تزيد عن (١%) .

النسبة المئوية	الأكسيد
10.28	أكسيد السيليكون SiO_2
66.14	الألومينا Al_2O_3
2.23	Fe_2O_3
2.11	أكسيد الكالسيوم CaO
1.31	أكسيد المغنسيوم MgO
-----	SO_3
17.60	نسبة الفقدان بالحرارة
99.66	Total

جدول-١- التحليل الكيماوي لتراب الخبث

الركام الحراري:-

تهيئة الركام الحراري :-

نظرا لوجود نسبة عالية من الفقدان بالحرق لتراب الخبث كما مبين في الجدول (١) مما يدل على عدم استقراره الحراري، فانه من الضروري حرقه بدرجة حرارية معينة بحيث يمكن الوصول به الى حالة الاستقرار الحراري إضافة إلى أن تليده يخدم عملية تكسيره والحصول على التدرجات المطلوبة .

الخطوات اللازمة لتهيئة الركام الحراري:-

١. استبعاد الحجم الخشن (أكبر من ٢.٨ ملم) .

٢. إضافة ١٥% من الكاولين الأبيض الناعم .

٣. خلط المادة بعد إضافة الماء بنسبة (١٠-١٢ %) .

النتائج والمناقشة :-

تم إجراء الفحوصات الفيزيائية والكيميائية على الطابوق الناري المنتج من الركام الألوميني المحضر وفق الخلطة المذكورة في الجدول (٥) وكانت النتائج كما في الجدول ٦ والجدول ٧ :

الخاصية	الطابوقة النهائية	حدود المواصفة العراقية 1996/2032
الكثافة الظاهرية غم/سم ³	2.05	2.3
المسامية الظاهرية %	30	27
الوزن النوعي الظاهري	3	-----
مقاومة الانضغاط كغم/م ²	500	294
التقلص الحجمي %	-0.22	-----

جدول (٦) الفحوصات الفيزيائية للطابوق النهائي

نلاحظ ان مواصفات الطابوق المنتج تختلف عن المواصفة القياسية العراقية ٢٠٣٢/١٩٩٦ حيث نلاحظ ان الطابوق المنتج ذي كثافة اقل من الكثافة للطابوقة المنتجة حسب المواصفة العراقية ويعود ذلك لظهور طور الكاولين شكل (٢) والالومينا وكذلك لوجود مواد قد يؤدي حرقها إلى تكون أطوار زجاجية (glassy phase) تؤثر على الكثافة [٦] ألا إن التأثير بسيط ولا يبدو انه يؤثر على قيمة مقاومة الانضغاط التي تبلغ حوالي ضعف القيمة الواردة في المواصفة العراقية وذلك لأن الطور الزجاجي قد لعب دورا كمادة رابطة إضافية أدت الى تقوية الروابط السيراميكية الناتجة من التلبيد. أما المسامية الظاهرية فهي أعلى بقليل من المواصفة ويعود ذلك الى وجود مواد قد تتحول الى غازات أثناء تأكسدها بالحرق مما يؤدي الى تحرر بعض الغازات التي تزيد من كمية المسامية الا ان ذلك لم يؤثر على قوة التحمل العالية للطابوقة ، أما التغير البعدي عند إعادة الحرق فانه ضمن حدود المواصفة عند الحرق لغاية ١٣٠٠م ، إما عند الحرق لغاية ١٣٥٠م فانه يحصل تمدد يؤدي الى زيادة الحجم بشكل كبير شكل (٣) ويلاحظ ان ذلك يترافق بانخفاض في الكثافة بحدود ١٢% مما يدل على حصول تفاعلات أدت إلى تحرر بعض الغازات التي سببت زيادة الحجم .

إما الفحوصات الفيزيائية ' جدول (٤) فتيين وجود مسامات عالية ويستدل ايضا من ذلك ان كثافة للمنتوج قليلة الا ان نسبة التقلص الحجمي بعد إعادة الحرق لنفس الدرجة (١٣٠٠ م) هي نسبة قليلة.

الخاصية	النتيجة
الكثافة الظاهرية غم/سم ³	1.44
المسامية الظاهرية %	50
الوزن النوعي الظاهري	2.9
التقلص الحجمي %	0.83

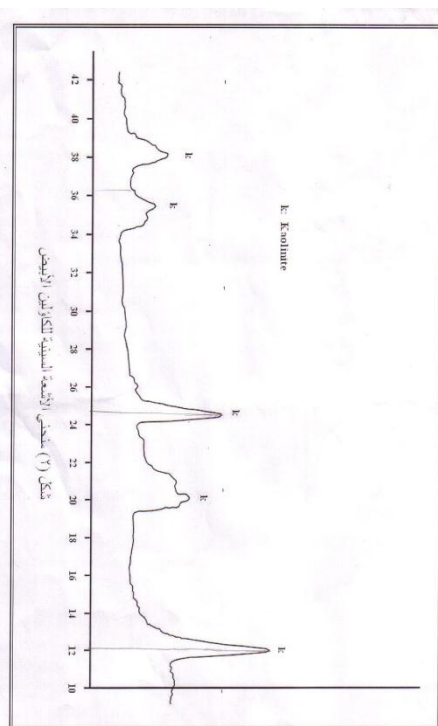
جدول (٤) الفحوصات الفيزيائية للركام الحراري

خطات الطابوقة النهائية:-

تم تهيئة نماذج الطابوقة النهائية باختيار احجام للركام الحراري مشابهة لتلك التي تستخدم لإنتاج الطابوق البوكسايتي وبفس ترتيب المسار التكنولوجي لإنتاج الطابوق البوكسايتي حيث تم الإنتاج الصناعي دون معوقات وقد تم تشكيل النماذج بالكبس الجاف وباستخدام كمية ماء ١٠-١٢%) وبجهد كبس قدره ٧٥٠ Mpa ساعة ويبين الجدول (٥) النسب المئوية للكميات النهائية للطابوقة المنتجة .

الطابوقة النهائية				الركام الحراري		
الرقم	الرمز	الرمز	الرمز	الرمز	الرمز	الرمز
١	٢	٣	٤	٥	٦	٧
0.075mm	≤0.1mm	0.1-1mm	1-28mm	10-12%	15%	73-75%
20%	30%	25%	25%			

جدول (٥) خلطة الطابوقة النهائية



شكل (٢)
منحنى الأشعة السينية للكاولين الأبيض



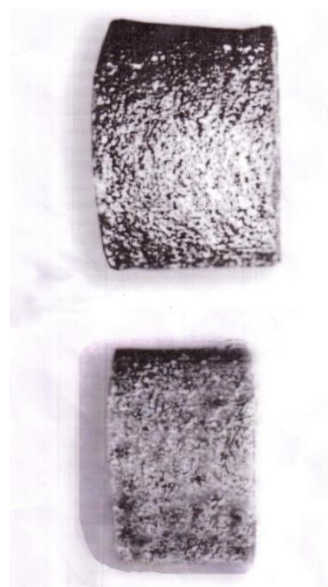
شكل (٣)
يمثل الطابوق الحراري عند حرقه بدرجة حرارة ١٣٥٠م حيث يلاحظ زيادة الحجم

الأكسيد	النسبة المئوية	حدود المواصفة
أكسيد السيلكون SiO_2	19.8	-----
الالومينا Al_2O_3	72.82	حد أدنى 70%
Fe_2O_3	2.95	-----
أكسيد الكالسيوم CaO	2.38	-----
أكسيد المغنسيوم MgO	1.52	-----
SO_3	0.1	-----
نسبة الفقدان بالحرارة	-----	-----
Total	99.66	-----

جدول (٧) الفحوصات الكيميائية للطابوق النهائي

الاستنتاجات والتوصيات:-

١. أن الطابوق المصنع من تراب الخبث لا يمكن استخدامه بدرجة حرارة أعلى من ١٢٠٠م وذلك لاحتوائه على مواد مصهورة تؤثر على خواصه الحرارية عند الدرجات الحرارية العالية رغم نسبة الالومينا العالية.
٢. يحضر الركام الحراري لحرق النماذج المشكلة بدرجة لا تزيد عن ١٣٠٠م تجنباً لانصهارها بسبب المواد المصهورة.
٣. أن الطابوق المصنع لا يخدم الصناعات التعدينية بسبب محدودية استخدامه لانخفاض تحميله الحراري بالمقارنة مع الطابوق عالي الالومينا الخالي من المواد المصهورة.
٤. يمتاز الطابوق المصنع من تراب الخبث بمقاومة الانضغاط العالية مما يشجع على استخدامه المناطق التي لا تتعرض لدرجات حرارة أعلى من ١٢٠٠م مع وجود اجهادات عالية.



شكل (٤)
يمثل نماذج الركام الحراري بعد أن تم حرقها بدرجة حرارة وقدرها ١٣٠٠م

Abstract

In this work the slug of aluminum melting process was used to producing high alumina fire bricks. The slag of this process was pressed in cylindrical container, and then compressed at 750 Mpa with addition of about 15% of white (Choline) and 12% water. Then these green slap were fired by 1300⁰C. By chemical testing we were found that the alumina became 80% as a percentage of the product. The final high alumina fire bricks was found to be more suitable as comparing with Iraqi engineering standard 2032/1996 which shows that this product sustain a compression stress more by double than the same product which shows by this standard .

المصادر:

- ١- مجلة الصناعات الهندسية ، العدد الاول ، آب ٢٠٠٢ ، المعهد المتخصص للصناعات الهندسية.
- ٢- الوثيقة الفرنسية "AFNOR , A50411" تكنولوجيا الألمنيوم، الصب العمودي. شركة أور العامة للصناعات الهندسية.
- ٣- Kingery W.D, Bowen H. K, and Uhlmann D.R, " Introduction to Ceramics". John Wiley and Sons, New York, 1976
- ٤- Atkins P.W, " Physical Chemistry ". Oxford University press 1978
- ٥- المواصفة القياسية العراقية المرقمة ٢٠٣٢/١٩٩٦. الجهاز المركزي للتقييس والسيطرة النوعية.
- ٦- William D. Callister, Jr. "Material Science and Engineering An Introduction" John Willy and Sons, 2000