

دور المغنيسيوم في تحسين الفعالية التخمرية لعزلات محلية من الخميرة
Saccharomyces cerevisiae المنتجة للايثانول الحيوي

**Role of magnesium ions on Improvement of Fermentative activity of
local yeast isolates *Saccharomyces cerevisiae* for ethanol production**

شيماء رجب فرحان

فوزي رشيد علي

فوزية جاسم شلش

علي مدلول مرعي

صفاء عبد الرحيم محمود

وزارة العلوم والتكنولوجيا

F. J. Shalesh

F. R. Ali

S. R. Frahan

S. A. Mahmood

A. M. Mari

Ministry of Sciences and Technology

المستخلص

يتزايد الاهتمام بالايثانول الحيوي كوقود حيوي بديل عن الوقود الاحفوري، يتأثر نمو الخميرة *Saccharomyces cerevisiae* وقدرتها التخمرية وحيويتها بالمغذيات الدقيقة من الايونات. أجريت هذه الدراسة لتقييم تأثير ايون المغنيسيوم كمساعدات إنزيمية في النمو و الفعالية التخمرية لعزلات محلية من الخميرة *S. cerevisiae*. استخدمت طريقة تخمر الدفعة الواحدة للوسط التخميري من الكلوكوز المدعم بتركيز مختلفة من ايونات المغنيسيوم بهينة كلوريد المغنيسيوم وبفترة حضانة 48 ساعة بدرجة حرارة 30م ودالة حموضة 4.5، فكان افضل تركيز حقق اعلى تخمير هو 1.25 غم/ لتر بقياس كتلة ثاني اوكسيد الك اربون المتولدة، كما ان دعم الاوساط التخمرية بالمغنيسيوم يطيل فترة النمو الوغارتي ويقلل من الانخفاض في فعالية التخمر وبذلك يقلل من الوقت المطلوب لتحويل السكر الى ايثانول.

Abstract

The interest in bio-ethanol increase as biofuel, it seems to be a good alternative for fossil fuels. The growth of yeast *Saccharomyces cerevisiae* is influence in micronutrient like ions. This research aims to evaluate the influence different amount of magnesium as co-enzyme in growth and fermentation of yeast *S. cerevisiae* which isolated from different local sources. The batch fermentation process was followed at different magnesium concentrations as magnesium chloride at incubation temperature 30C° and pH 4.5, best supplement concentration was 1.25 gm/l by measuring the mass of the released carbon dioxide. Supplement media with magnesium prolonged exponential growth, reduced the decline in fermentation activity resulting in reduced the time required for the conversion glucose into ethanol.

المقدمة

يتزايد الطلب العالمي للايثانول الحيوي كمصدر من مصادر الطاقة المتجددة والصديقة للبيئة ، إضافة الى استخداماته الطبية والصناعية المتعددة [1]، حيث شهد الانتاج التجاري للايثانول الحيوي تصاعدا كبيرا من 1.63 بليون غالون عام 2000 الى 3.6 بليون غالون عام 2004 والى مايقارب 4 بليون كالون 2005. يشكل الايثانول الحيوي 99% من الوقود الحيوي المستخدم في الولايات المتحدة الى جانب Biodiesel. ويتوقع ان يصل حجم استخدام الوقود الحيوي الممزوج بوقود الكازولين كمحسنات للوقود الى 7.5 بليون كالون عام 2012 [2]. تنتج الخميرة *S.cerevisiae* الايثانول بالتخمر اللاهوائي وهي عملية معقدة بمشاركة العديد من الإنزيمات ويمكن زيادة أنتاجه من خلال تحفيز تلك الإنزيمات بطرق متعددة منها استخدام المساعدات الانزيمية اوالتحكم بالظروف البيئية من درجة الحرارة والرقم الهيدروجيني. ايون المغنيسيوم من المساعدات الانزيمية لانزيمات عملية الكلايكوليسيس وهي المرحلة اللاهوائية التي يتكون فيها وحدات ATP، حيث يؤثر ايون المغنيسيوم على انزيم Kinases وهو المسؤول عن ربط مجموعة الفوسفيت بجزيئة الكلوكوز وهي خطوة ضرورية لبداية العملية برمتها [3]. يدخل المغنيسيوم في العديد من المهام الكلمات المفتاحية: الايثانول الحيوي، الفعالية التخمرية، الوقود الحيوي

الفسلجية للخلية منها النمو وتكامل العمليات الايضية ويسيطر على عملية انقسام الخلية. وكذلك يلعب دور اساسي في مواجهة الخميرة للاجهاد البيئي مثل الصدمة الحرارية وسمية الايثانول كما له دور مهم في ثباتية الاغشية الخلوية ونضوحيتها , حيث يزيد من نضوحية الاغشية البلازمية للايونات والبروتونات عن طريق تداخلها مع الدهون الفوسفاتية للاغشية وبالتالي تحديدها لثباتية طبقات الاغشية البلازمية [4, 5].

يتأثر نمو الخميرة بالعديد من المغذيات الدقيقة، إضافة الى ايون المغنيسيوم و ايونات الكالسيوم والزنك والبوتاسيوم والنحاس. يعد المغنيسيوم من اكثر المعادن التي تعتبر من العوامل المنظمة للفاعليات الايضية في النمو والتخمير، إضافة الى عمليات التلبد Folucculation وانقسام الخلية وان معدل دخولها للخلية وستهلاكها يعتمد على تركيزها في الوسط وقابلية الذوبان لمركباتها الايونية وتجمعها داخل الخلية وطرحها في وقت لاحق خلال عملية التخمير الايثانولي فهي عملية ديناميكية ترتبط بالمحتوى السكري والكحولي للوسط [6]، حيث إن بعض المكونات تؤدي إلى تحسين التحمل الكحولي ومقاومة الخميرة لظروف الاجهاد البيئي واستمرار عملية التخمير ومن هذه المركبات الأحماض الدهنية غير المشبعة والستيرول والبروتينات والأحماض الامينية والفيتامينات [7] ونظرا لحاجة الخميرة الى مصدر نيتروجيني فان دعم وسط التخمير بفوسفات الامونيوم خلال التخمير يزيد من عدد الخلايا ومعدل التخمير [8].

تحقق ان اضافة ايونات المغنيسيوم له تأثير في زيادة مقاومة الخميرة للجفاف واستعادة فعاليتها عند عودة المحتوى المائي للبيئة [9]، كما ان تدعيم هذه الاضافة بالكالسيوم يعزز من الزيادة المعنوية لمقاومة الخميرة ولهذا اهمية في عملية تصنيع الخميرة الجافة الفعالة المحضرة لاغراض التغذية او التخمرات الصناعية [10].

تختلف كمية املاح المغنيسيوم المضاف الى وسط تنمية الخميرة عن تلك المضافة لوسط التخمير اعتمادا على متطلبات الخميرة، فيعتبر تركيز 0.35غم /لتر من ايون المغنيسيوم ببيئة كبريتات المغنيسيوم $MgSO_4$ افضل تركيز للنمو، في حين ان حاجتها الى كلوريد الكالسيوم وكبريتات النحاس $CuSO_4$ بتركيز 0.0555غم /لتر و 0.004غم/لتر على التوالي وهذا الاختلاف في كمية التراكيز يعزى الى متطلبات الخميرة لايون المغنيسيوم في العديد من الفعاليات الايضية وعملية النمو والانقسام واثبت ذلك من تحليلات المحتوى الايوني للكثلة الحيوية للخميرة وامكانية ارتباط المغنيسيوم وقابلية الخميرة على الادمصاص لمركبات المغنيسيوم على الجدار الخلوي [11].

يهدف هذا البحث الى تقييم دور المغنيسيوم في الفعالية التخمرية لعزلات محلية من الخميرة *S.cerevisiae* وتحديد التراكيز المناسبة منه لانتاج الايثانول الحيوي.

المواد وطرق العمل

1- عزلات الخمائر ومصادرها

استخدمت عزلة *S.cerevisiae* المعزولة من مصادر محلية والمشخصة من دراسة سابقة ومنتخبة لكفائتها في انتاج الايثانول الحيوي [12].

2- تحضير المنحنى القياسي للنمو

عملت تخافيف للقاح الخميرة واخذت قراءات الكثافة الضوئية عند طول موجي 600 نانومتر، كما تم حساب عدد الخلايا لكل تخفيف بطريقة العد بالأطباق CFU بتنمية التخافيف على وسط صلب مكون من 2% كلوكوز، 1% بيبتون، 0.5% مستخلص الخميرة و 2% اكار وحضنت الاطباق في درجة حرارة 30م لمدة 2-3 يوم [13]، ورسمت العلاقة بين الكثافة الضوئية الممتصة وعدد الخلايا بشكل منحنى قياسي كما رسمت العلاقة بين قراءات الكثافة الضوئية المؤخوذة لعالق الخميرة وفترات الحضانة المختلفة وذلك لغرض تحديد مرحلة الطور اللورغاريتمي لاختيار حجم لقاح الخميرة المستخدم بقيمة كثافة ضوئية ممتصة 2.0.

3- تحضير لقاح عزلات خميرة

تم تنشيط عزلات الخميرة بتنميتها على وسط مستخلص الخميرة المائل (YEA) Yeast extract agar slant حضر هذا الوسط بإضافة 20غم/لتر من الاكار إلى وسط مستخلص الخميرة السائل. استعمل هذا الوسط لتنمية الخميرة على سطح صلب والحصول على مستعمرات منفردة. تحضن لمدة يومين بدرجة حرارة 30م، أخذت مسحة من المستعمرات النامية لتلقيح 50مل من وسط مستخلص الخميرة السائل حضر هذا الوسط من إذابة 5غم مستخلص الخميرة و30غم D. Glucose في لتر ماء مقطر وضبط الاس الهيدروجيني 4.5 واستعمل هذا الوسط لتنمية الخميرة. وحضنت بنفس ظروف الحضانة اعلاه [14].

4- تجارب التخمير

استخدمت تقنية تخمر الدفعة الواحدة Batch culture لاجراء تجارب دراسة تأثير ايونات المغنيسيوم على فعالية التخمر الكحولي باستخدام وسط تخميري يحتوي على كلوكوز نسبة 18% كمصدر وحيد للكربون والطاقة، وازافة المغنيسيوم بهيئة كلوريد المغنيسيوم بتركيز مختلفة 0.5، 0.75، 1.0، 1.25، 1.5غم/ لتر. وتم تلقح الوسط بلقاح الخميرة المحضر بحجم 10% من حجم وسط التخمر. تم تحديد فعالية التخمر من قياس كمية ثاني اوكسيد الكربون المتحرر، حيث ان كمية مولات الايثانول المتكون من عملية التخمر يمكن قياسها من خلال قياس كمية ثاني اوكسيد الكربون المتولد [9]. ويمكن متابعة حركية التخمر Fermentation Kinetics من خلال ملاحظة كمية ثاني اوكسيد الكربون المتولد في مختلف فترات التخمر حيث أخذت القراءات كل 20 دقيقة.

كما يمكن حساب حالة التقدم في التخمر (FP) Fermentation progress من خلال احتساب كمية ثاني اوكسيد الكربون المتولد في الاوساط الزرعية طبقا للمعادلة التالية

$$FP = CO_2(t)/CO_2 \max$$

حيث ان $CO_2(t)$ تعادل كمية ثاني اوكسيد الكربون المتولد في الوقت t ، وتشير $CO_2 \max$ الى كمية ثاني اوكسيدالكربون المتولد في وقت اكتمال التخمر وهو الوقت الذي تقارب فيه مكونات المواد الاساسية للوسط من النفاذ. ويعتبر التخمر مكتملا عندما يكون محتوى الوسط الزراعي من السكر اقل من 2غم / لتر [15,16]. تم تحديد نسبة استهلاك الخميرة للسكر في هذه الدراسة من خلال اخذ قراءات البركس قبل وبعد عملية التخمر بوجود التراكيز المختلفة من كلويد المغنيسيوم. أجريت تجارب التخمر بتحديد قيم الرقم الهيدروجيني 4.5 ودرجة حرارة 30م باعتبارها ظروف مثلى للعزلة المحلية المستخدمة [12] وبواقع ثلاث مكررات لكل معاملة.

5- تشخيص الكحول المنتج

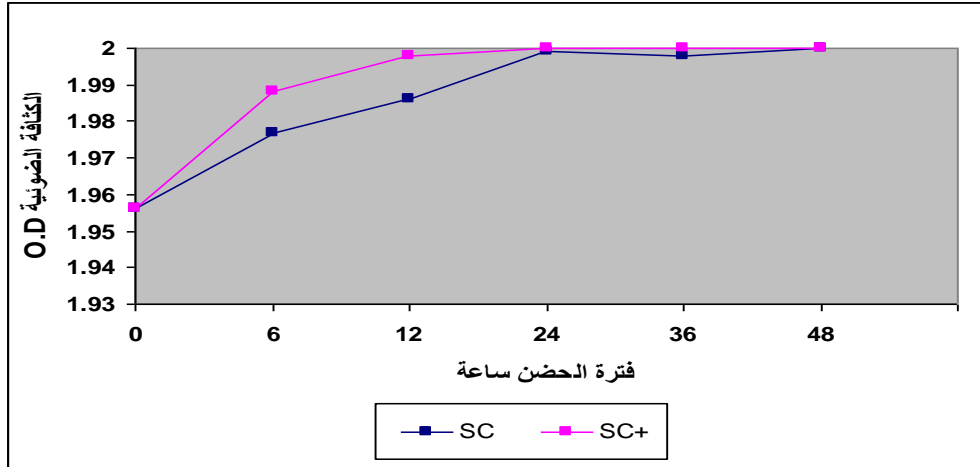
استخدم جهاز الغاز الكروماتوغرافي نوع G.C17A المجهز من شركة Shimadzu في تشخيص الكحول الناتج في مختبرات دائرة البحوث الزراعية/ وزارة العلوم والتكنولوجيا، حيث كان العمود المستخدم SE30 3% وكانت درجة حرارة العمود 40 م وحرارة المحقن 150م ومعدل سريان الغاز (Nitrogen) الناقل 40mL/min.

النتائج والمناقشة

1- الدراسة المجهرية

من خلال فحص الشرائح المجهرية لخلايا الخميرة المصبغة بصبغة الميتلين الزرقاء والمتعرضة لتركيز من كلوريد المغنيسيوم يلاحظ جود اختلافات مظهرية في شكل خلايا الخميرة تباينت بين الشكل الكروي والبيضي الى الشكل البيضي المتطاوول في مراحل من فترات الحضان تتجاوز 24 ساعة و بلغ حجم خلايا الخميرة 2-3 مايكرون في الطول وأما عرض الخلايا يتراوح بين 1.5 - 2.5 مايكرون. وقد اشارت دراسة لسيطرة المغنيسيوم في دورة الخلية للخميرة *Schizosaccharmyces pomb* ان مرحلة Synchronization في انقسام الخلية تحفز بوجود المغنيسيوم في فترة الحضان القصيرة. ويلاحظ في مرحلة لاحقة استمرار الخلايا بالنمو والزيادة في الطول ولكنها تخفق في الانقسام وتكوين الصفيحة الخلية وعدم حصول زيادة في عدد الخلايا، وكان التعداد الكلي للخلايا 507×10^7 [CFU] في الوسط المدعوم بالمغنيسيوم و 480×10^7 CFU للوسط غير المدعوم بالمغنيسيوم لفترة الحضان 24 ساعة و بدرجة حرارة 30م اي ان التعداد الكلي لكل منهما مايقارب 5×10^9 CFU، مما يشير الى عدم وجود فروق معنوية في تعداد خلايا الخميرة النامية في وسط مستخلص الخميرة السائل المدعوم بالمغنيسيوم وتلك النامية في رفس الوسط غير المدعوم بالمغنيسيوم بعد فترة حضان 24 ساعة [17,18].

يعتبر ايون المغنيسيوم من الايونات الموجودة داخل خلية الخميرة بوفرة، حيث يرتبط ايون المغنيسيوم اولا مع جدار الخلية وبالاخص مع المكونات ذات المجاميع السالبة المتواجدة في تركيب الجدار ويشكل جدار الخلية من 30-51% من وزن الكتلة الحيوية و 25-50% من حجم الخلية وبمعدل سمك من 70-10 نانومتر وبهذا الارتباط يمكنها من الانتقال الى داخل الخلية. حيث يلاحظ ان الكتلة الحيوية للخميرة الناتجة من عملية اثمار الخميرة تحتوي على كميات كبيرة من المغنيسيوم اكثر من الضعف مما هو عليه في الحالة الاعتيادية، وهذا يعزى الى قابلية الخميرة على تجميع المغنيسيوم عندما تكون عملية الانقسام فعالة، حيث ان المغنيسيوم من الايونات الضرورية لعملية الانقسام مما يجعل الخميرة تتطلب كميات كبيرة منه عنها في الظروف اللاهوائية التخمرية. ففي بداية التخمر وجد ان محتوى خلية الخميرة لايون المغنيسيوم اكثر من 6ملغم/غم وزن لثقله حيوية جافة و ينخفض في مرحلة متقدمة من التخمر الى 3 ملغم/غم وزن كتلة حيوية جافة [6].



شكل (1): منحنى النمو للخميرة في الوسط المدعم بالمغنيسيوم + S.c مع الوسط غير المدعم بالمغنيسيوم S.c. الوسط المستخدم Yeast extract, درجة الحرارة 30°C , PH 4.5, فترة الحضانة 48 ساعة, حجم لقاح 10%.

التحليل الاحصائي لمنحنى النمو

اظهر التحليل الاحصائي لقيم منحنى النمو شكل (1) المأخوذ من نمو الخميرة في وسط مدعم بالمغنيسيوم ومقارنة مع منحنى النمو للخميرة في الوسط غير المدعم بالمغنيسيوم باستخدام البرنامج الاحصائي SPSS version [17] الى عدم وجود فروق معنوية بين المعاملات وفترة الحضانة والتداخل بينهما وذلك حيث كانت قيمة f الجدولية اعلى من قيمة f المحسوبة بمستوى اختبار 0.05 LSD وعلى درجة الحرية $df=11$.

ويلاحظ من منحنى النمو شكل (1) الخميرة في وسط مدعم بالمغنيسيوم ومقارنة مع منحنى النمو للخميرة في الوسط غير المدعم بالمغنيسيوم ان الزيادة في عدد خلايا الخميرة يلاحظ في فترة الحضانة 24 ساعة اكثر مما هو في الست ساعات الاولى كما لوحظ ان تأثير ايون المغنيسيوم يكون خلال 24 ساعة الاولى من النمو، كما لم يلاحظ في منحنى نمو الخميرة في الوسطين وجود طور تطبع مما يدل على ملائمة مكونات الوسطين لمتطلبات الخميرة، ويعتقد ان الفترة 24 ساعة من الحضانة انها نقطة النهاية من الطور اللوغاريتمي من النمو للخميرة، بما ان الهدف من البحث هو تقييم استفادة الخميرة من اقصى كمية من ايون المغنيسيوم الموجود بالوسط وهذا يحدث عندما تكون كمية الكتلة الحيوية المحصودة للخميرة في كميتها القصوى. ونظريا يتم ذلك في نهاية الطور اللوغاريتمي للنمو ولغرض تحديد نهاية الطور اللوغاريتمي من النمو للخميرة يتم عمل منحنى النمو. كما انها افضل فترة من الحضانة لاضافة ايون المغنيسيوم لوسط التنمية، كما تمت متابعة التغير في قراءات الكثافة الضوئية لاختيار حجم لقاح 10% حاوي على كمية من خلايا الخميرة عند القراءة 2.0 [18].

2- تأثير المغنيسيوم في الفعالية التخمرية

يظهر جدول (1) ان فقدان الوزن الحاصل في وزن الوسط الزرعي قبل وبعد التخمر يشير الى ان الخميرة *S.cerevisiae* أنتجت ثاني اوكسيد الكربون الذي يعتبر مؤشر لعملية التخمر. حيث ان كميات ثاني اوكسيد الكربون المنتج خلال 30 ساعة الاولى من التخمر مؤشر لتقدير معدل التخمر الاولي. وتؤخذ القراءات في 48 ساعة التالية لحساب معدل التخمر [19]. كما يظهر الجدول ان كمية ثاني اوكسيد الكربون المتحرر تزداد باضافة كلوريد المغنيسيوم حيث أظهرت النتائج ان اضافة مستويات مختلفة من تركيز المغنيسيوم الى وسط التخمر يحسن عملية التخمر.

التحليل الاحصائي

تشير جدول (1) الى نتائج التحليل الاحصائي لاوزان ثاني اوكسيد الكربون المتولد و قراءات قيم البركس المتبقي ومعدل نسبة التحويل باستخدام التصميم العشوائي التام Complete Random Design(CRD) ولاختبار معنوية الفروق للمعاملات استخدمت طريقة دانكن Duncan method عند مستوى احتمال 0.05، حيث وجد ان التركيز 1.25 غم/لتر كلوريد المغنيسيوم يعطي فرق معنوي في وزن عدد مولات غاز ثاني اوكسيد الكربون المتولد لجميع التراكيز المستخدمة من كلوريد المغنيسيوم ليصل الى 4.373.

جدول(1): تأثير تركيز المغنسيوم في مؤشرات عملية التخمير ثاني اوكسيد الكربون واستهلاك الكلوكوز والتحليل الاحصائي

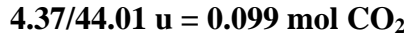
تركيز المغنسيوم المضاف غم / لتر	وزن قبل الحضان غم	الوزن بعد الحضان غم	الفرق بين الوزنين	معدل القراءات	البركس بعد التخمير	معدل البركس بعد التخمير	نسبة السكر المتحول %	معدل التحويل %
0	99.42	97.01	2.41	^a 2.47	10.8	^b 10.467	38.24	^a 39.02
	110.14	107.92	2.22		10.2		40.0	
	108.13	105.33	2.80		10.4		38.82	
0.5	102.74	99.72	3.02	^{ab} 2.95	9	^{ab} 9.433	47.0	^{ab} 44.48
	102.46	99.55	2.91		9.5		44.11	
	102.83	99.44	2.94		9.8		42.35	
0.75	108.47	105.37	3.1	^{ab}	9.8	^{ab}	42.35	^{ab} 44.7
	110.49	107.68	2.81		9	9.400	47.05	
	109.32	106.44	2.98		9.4		44.70	
1.0	102.82	99.92	2.90	^b 3.15	9.8	^{ab} 9.267	42.35	^{ab} 45.48
	102.45	99.13	3.32		8.8		48.23	
	104.48	101.24	3.24		9.2		45.88	
1.25	104.02	99.70	4.32	^c 4.37	7.8	^a 8.067	54.11	^b 52.54
	110.21	105.61	4.6		7.4		56.47	
	108.20	104.0	4.2		9.0		47.05	
1.5	110.63	107.52	3.11	^b 3.44	9.8	^b 9.867	42.35	^a 41.95
	110.48	107.48	3.02		11.0		35.29	
	109.24	105.04	4.2		8.8		48.23	

الاحرف المتشابهة ضمن العمود الواحد تدل على عدم وجود فروق معنوية بين المعاملات عند احتمال اقل 0.05

يلاحظ عدم وجود فروق معنوية بين اوزان الكربون المتولدة عند استخدام التركيزين 0.5 و 0.75 غم /لتر من كلوريد المغنسيوم وكذلك بين التركيزين 1.0 و 1.5 غم/ لتر كلوريد المغنسيوم ,في حين ان التركيز 1.25 غرام يعطي فرق معنوي في وزن عدد مولات غاز ثاني اوكسيد الكربون المتولد لجميع التراكيز المستخدمة من كلوريد المغنسيوم ليصل 4.373 مما يشير الى دور ايون المغنسيوم في تقليل الضرر الناجم عن سمية الايثانول والصدمة الحرارية حيث ان كل من الاجهاد الكحولي والحراري يعطل التوازن الايوني الخلوي في الخميرة مما يخفض الفعاليات الابضية وبالتالي موت الخلية [5]، في حين ليس هناك فروقات معنوية بين التركيزين 0.5 و 0.75 و التركيزين 1.0 و 1.5 غم/ لتر كلوريد المغنسيوم مما يشير الى وجود مستوى معين لحاجة الخميرة لهذا الايون في عملية التخمير وتأثيره بالظروف من درجة حرارة والرقم الهيدروجيني ومكونات الوسط التخميري . وان الزيادة عن هذه الكمية يؤدي الى التقليل من كمية ثاني او كسيد الكربون المتولد، حيث ان المغنسيوم من المساعدات الانزيمية لاكثر من 300 انزيم من انزيمات التحلل السكري منها hexo kinases, phosphofru to kinase ,pyruvate enolase phosphofru to kinase kinase [20]، مما يتطلب اضافتها بكميات مثلى، وتعمل بجرع قليلة وعند زيادتها تؤدي الى خلل في المستوى الازموزي وهبوط فعالية الانزيم . حيث ان زيادة التراكيز يخفض الانتاجية حيث اشارت دراسة ان تجمع ايونات المغنسيوم وزيادته عن التراكيز الاولية في الاوساط التخمرية $MgSO_4 \cdot 7H_2O$ 1.3 غم /لتر يؤدي الى انحدار معدل التخمير [21] .

وفي قراءات قيم البركس المتبقي من تخمر البركس الاولي بالقيمة 18% لوحظ عدم وجود فروق معنوية في قراءات البركس لوسط التخمير الناتج من استخدام تراكيز 1.0،0.75،0.5 غم /لتر كلوريد المغنسيوم. واطهر التركيز 1.25 كلوريد المغنسيوم فروق معنوية عن التراكيز الاخرى المستخدمة . في حين لم تعطي اكبر تركيز من المغنسيوم المستخدم 1.5 غم/لتر اي فروق معنوية مع وسط السيطرة في قيم البركس الناتج من تخمر القيم الاولية 18% . وهذا ينطبق على النسبة المئوية للسكر المتحول حيث اظهر التراكيز 1.25 من المغنسيوم المدعم لوسط النمو فروق معنوية واضحة عن التراكيز الاخرى وهذا يعزى الى التداخل بين تأثير ايون المغنسيوم وتركيز المواد الصلبة في وسط التخمير المتمثلة بقيمة البركس للوسط وتأثير الضغط الازموزي على خلايا الخميرة. هناك علاقة بين كمية ثاني اوكسيد الكربون المنتج عند نمو الخميرة في اوساط مدعمة بتراكيز مختلفة من المغنسيوم والايثانول الحيوي المنتج في كل عينة من المحاليل جدول (2) ويمكن الاستدلال منها على التركيز الذي يعطي

افضل نمو للخميرة و افضل انتاجية للايثانول (22). حيث كان معدل كميات ثاني اوكسيد الكربون المنتج في عملية التخمير باضافة 1.25 غم/لتر كلوريد المغنيسيوم هي 4.37 غم وبمعرفة الوزن الجزيئي له 44.01 فان مولات ثاني اوكسيد الكربون تكون حسب المعادلة



وطبقا لمعادلة تخمر الكلوكوز فان نسبة $\text{CH}_3\text{CH}_2\text{OH}:\text{CO}_2$ هي 2.2 أي 1:1 ففي عملية التخمير اللاهوائي يتحطم الكلوكوز الى ايثانول و ثاني اوكسيد الكربون ، وان عدد مولات الايثانول تساوي عدد مولات ثاني اوكسيد الكربون المتولدة . حيث يتكون 2 مول ايثانول و 2 مول ثاني اوكسيد الكربون من مول واحد من الكلوكوز [16].



ثاني اوكسيد الكربون ايثانول كلوكوز

فان انتاج 0.099mol ثاني اوكسيد الكربون وبذلك يتم حساب كمية الايثانول الحيوي المنتج



ويظهر جدول (2) قيم الايثانول لكل تركيز مستخدم م المغنيسيوم بحساب معدل القراءات لثلاث معاملات. جدول (2): تراكيز المغنيسيوم المضاف لوسط التخمر وكمية ثاني اوكسيد الكربون المتولد وكمية الايثانول الحيوي المنتج

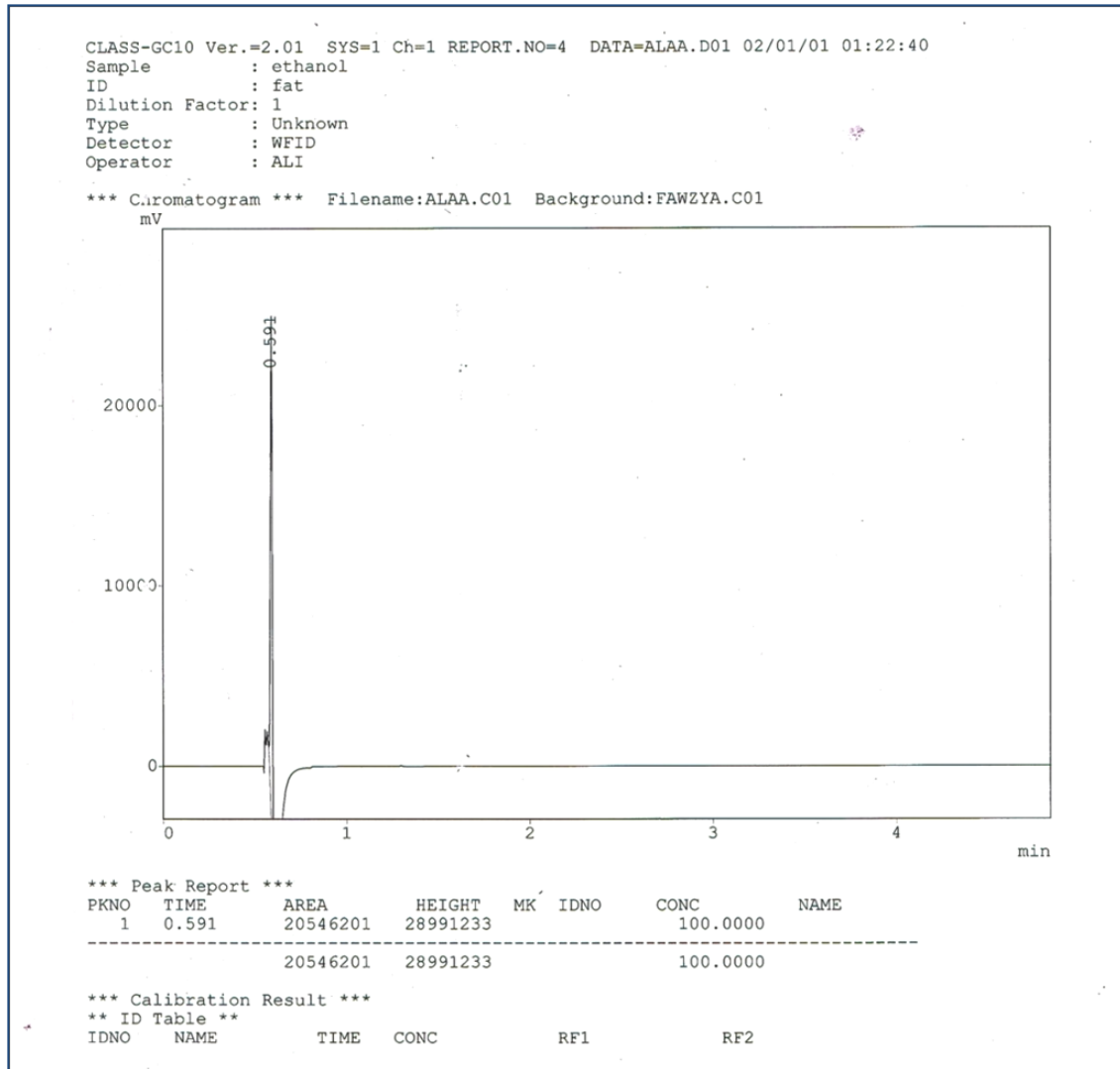
ايثانول مول	ثاني اوكسيد الكربون المتولد غم	تركيز المغنيسيوم غم /لتر
0.056	2.47	0.0
0.067	2.95	0.5
0.067	2.96	0.75
0.071	3.15	1.0
0.099	4.37	1.25
0.078	3.44	1.5

مما سبق فان اضافة كلوريد المغنيسيوم بتركيز 1.25 غم /لتر يحسن انتاجية الايثانول بعملية تخمر الدفعة الواحدة وعند مقارنتها بعملية التخمر المستمر ، فانها تختلف مع نتائج دراسة لانتاج الايثانول من التخمر المستمر بخلايا الخميرة *S.cerevisiae* المثبتة على الجينات الكالسيوم بان يدعم وسط التخمر باملاح كبريتات ا لمغنيسيوم $\text{MgSO}_4 \cdot 7\text{H}_2\text{O}$ بتركيز 3.8 غم/لتر مع املاح النحاس $\text{CuSO}_4 \cdot 5\text{H}_2\text{O}$ للحصول على اقصى انتاجية للايثانول من الوسط التخميري المكون من عصير الذرة 44.3 غم/لتر واليوربا 2.3 غم /لتر و باستخدام مخمرات ذات تصاميم متقدمة، للحصول على حد اقصى من الانتاجية تصل الى 18.6% ح/ح ايثانول، مما يشير الى التأثير الايجابي لخليط من المدعمات من املاح المغنيسيوم والنحاس واليوربا بتركيز مثلى اضافة الى توظيف التقنيات التخمرية المتطورة في تحسين انتاجية المخمرات حيث ان في تقنية التخمر المستمر يتم اضافة الوسط المغذي وسحب الناتج بصورة مستمرة وبذلك يتم المحافظة على فعالية الخلايا وحيويتها لأطول فترة ممكنة والتقليل من نسبة تكون الكتلة الحيوية وبالتالي خروجها مع المادة المنتجة خارج المفاعل الحيوي اثناء عملية تزويده بالوسط الغذائي، وبذلك يتم الاستفادة من الخلايا المثبتة على المواد الساندة لمدة قد تمتد لأسابيع في الإنتاج المستمر بدون تبديل [14، 23]. في حين ان استخدام المغنيسيوم بهيئة MgSO_4 و بتركيز 2 غم/لتر ضمن خليط من الاملاح كبريتات الزنك و ZnSO_4 كلوريد النحاس CuCl_2 بتركيز 0.3 غم /لتر ، 1 ملغم /لتر على التوالي وفيتامين Ca-pantothenate 1 غم /لتر و inositol بتركيز 1 غم /لتر، هذا الخليط المدعم للتخمير يرفع فعالية التخمر 20% مقارنة مع وسط السيطرة للعينات غير المدعمة [24].

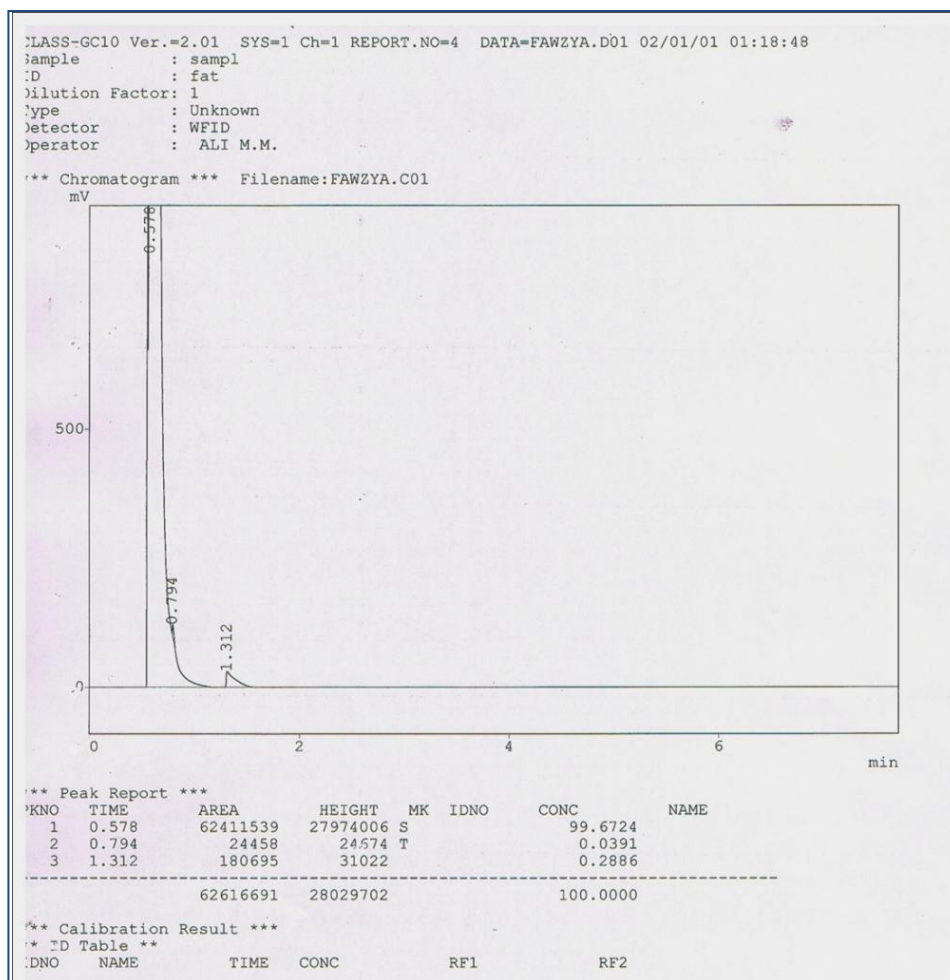
3- تشخيص الكحول المنتج

فحصت عينات من الكحول المنتج باستخدام جهاز الغاز كروماتوغرافي . يعتمد التحليل الكروماتوغرافي على اختلاف المواد عن بعضها عن بعض في ميلها للأمتزاز أو التجزئة أو التبادل خلال سطح مغلف بمذيب مناسب أو خلال مادة كيميائية . فيتضمن تحليل كروماتوغرافيا الغاز استخدام غاز ناقل يقوم بحمل ابخرة المواد المحللة تبعاً لدرجة غليانها وذلك بتمرير العينة في الحالة البخارية عبر عمود فصل يحتوي على وسط ساكن سائل أو مادة صلبة، فتتحرك مكوناتها بسرعات متفاوتة تبعاً لدرجة غليانها أو ذوبانيتها أو إدمصاصها. ويستخدم في هذا النمط الكروماتوغرافي وسط متحرك غازي وتدخل العينة عمود الفصل في الحالة الغازية أيضاً ومن هنا جاءت تسمية هذه

الطريقة بكروماتوجرافيا الغازات. وعندما يستخدم وسط ساكن سائل محمل على جسم صلب خامل تسمى الطريقة بالفصل الكروماتوجرافي للغازات بالتوزيع بين غاز وسائل GLC، وعندما يكون الوسط الساكن جسيمات مادة صلبة تسمى الطريقة بالفصل الكروماتوجرافي الإدمصاصي للغازات GSC. وبصفة عامة يجب أن تكون العينة المراد فصلها ثابتة تحت ظروف الضغط ودرجة الحرارة المستخدمة. وندخل العينة عادة بواسطة حقنها مباشرة عند قمة عمود الفصل من خلال سداة مطاطية خاصة حيث يحملها الوسط المتحرك الغازي لتفصل على العمود وتصل مكوناتها المفصلة عند نهايتها ليكشف عنها بالكشاف المناسب. ويمكن توصيل الكشاف بمسجل تسجيل القمم الكروماتوجرافية الناتجة مباشرة. فحصت عينات من الكحول المنتج من الوسط التخميري المدعم بالمغنيسيوم وقونت مع عينة الكحول القياسي وكان زمن ظهور القمة لعينة الكحول القياسي وعينة الكحول المنتج من الوسط المدعم بالمغنيسيوم متقاربا وهي 0.591 و 0.570 على التوالي شكل (2،3).



شكل (2): مخطط عينة الكحول القياسي



شكل (3): مخطط عينة الكحول المنتج من الوسط التخميري المدعم بالمغنيسيوم

المصادر

1. Bai, F.W, Anderson, M., Young, M. M. (2008). Ethanol fermentation technologies from sugar and starch feedstocks. *Biotechnol. Adv.* 26:89-105.
2. Farrel, A.E., Plevin, R. J,Turner, B.T.,Jones, A.D.O and Kammen, D.M. (2006). Ethanol can contribute to energy and environmental goals. *Science.* 311:506-508.
3. Walker, M.G. (1999). *Yeast Physiology and Biotechnology*, John Wiley & Sons. Canada.
4. Birch, R.M, Walker, G.M. (2000). Influence of magnesium ions on heat shock and ethanol stresses responses of *Saccharomyces cerevisiae*. *Enz Microb_Technol.* 26:678-687.
5. Thanonke, P., Laopaiboon, P., Sootsuwan, K and Yamada, M. (2007). Magnisum Ions improve Growth and Production of *Zymomonas mobilis* under Heat or Ethanol Stress. *Biotechnology.* 6(1):112-119.
6. Aleksandar, P., PlotrTadeusz,T. and Makraewtcz, T. (2009). Accumulation and Release of Metal Ions by Brewer's Yeast During Successive Fermentation. *J. Inst.Brew.*115(1):78-83.
7. Blomberg, A. [2000]. Metabolic surprises in *Saccharomyces cerevisiae* during adaptation to saline conditions: questions, some answers and a model. *FEMS Microbiol.* 182, 1-8.

8. Mendes.A ,Leao.C .(2004). Growth and fermentation patterns of *Saccharomyces cerevisiae* under different ammonium concentrations and its implications in winemaking industry. Journal of Applied Microbiology. 97:540-545
9. Trofimova,Y.Walker, G. (2010). Anhydrobiosis in yeast; influence of calcium and magnesium ions on yeast resistance to dehydration –rehydration FEMS. Microbiology Letters. 3039. (1):55
10. شلش، فوزية جاسم. (2011). تأثير الكالسيوم في الاستجابة للإجهاد الكحولي في الخميرة *Saccharomyces cerevisiae*. مجلة مدينة العلم. (3)1:5-18.
11. Maueice, M.L. (2011). Factors Effecting Ethanol Fermentation Via Simultaneous Saccharification and fermentation Degree. Bachelor Science. Shanghai Jiao Tong University.
12. شلش، فوزية جاسم. (2010). انتخاب عزلة خميرة ذات انتاجية عالية من الايثانول الحيوي . مجلة بغداد للعلوم. [7] 378-354.1
13. Mobini, M., Nahvi, I., Ghaedi, K. and Tauassoli, M. (2007). Isolation of high ethanol resistant strains of *Saccharomyces cerevisiae*. RPS. (2):85-91.
14. شلش، فوزية جاسم. (2003). دراسة كفاءة طفرات من خميرة الخبز *Saccharomyces cerevisiae* في إنتاج الكحول الصناعي بتقنيتي مزرعة الدفعة الواحدة والخلايا المثبتة. رسالة ماجستير. قسم علوم الحياة – كلية العلوم – الجامعة المستنصرية.
15. Naoufel Cheraiti, Stephane Guezenc, and Jean, Michel Salmon. (2005). Redox Interaction between *Saccharomyces uvarum* in Mixed Culture under Enological Conditions. Appl Environ Microbiol, 71(1):255-260.
16. Slaa, J., Gnode, M. and Else, H. (2009). Yeast and fermentation: the optimal temperature. Journal of Organic Chemistry; Chem. Dut, Aspects. 134
17. Sablayrolles, J., MBarre, P. and Grenier, P. (1987). Design of laboratory automatic system for studying alcoholic fermentation in an isothermal enological conditions. Biotechnol Technol.1; 181-184.
18. Walker, G.M. and Duffus, J.H. (1980). Magnesium ions and the control of the cell cycle in yeast J. of Cell Sci. 42 (1): 329-356.
19. Francisco, B.P., Pedro, M.R., Guimar, J.A. (2010). Optimization of low –cost medium for very high gravity ethanol fermentation by *Saccharomyces cerevisiae* using statistical experimental designs. Bioresource Technology. 101:7856-7863.
20. kotarska, K., Czuprynski, B., Kosowski, G. (2006). Effect of various activators on the course of alcoholic fermentation. J. Food Eng.77:965-971.
21. Rafael, A., Walter, B. [2009]. Influence of the accumulation of phosphate and magnesium ions in the yeast cells on the ethanol productivity in batch ethanol fermentation. Braz.arch.biol.technol. 52 (1).
22. Braendstrup, C., Doderman,Y., Iammertse, H.(2010). Yeast and Fermentation: the best monosaccharide for the production of ethanol. Ignatius Gymnasium, 5KC. April
23. Nikoli, S., Mojovic, L., Rakin, M. (2009). Bioethanol production from corn meal by simultaneous enzymatic saccharification and fermentation with immobilized cells of *Saccharomyces cerevisiae* var. *ellipsoid us*. Fuel. 88 (9):1602-1607.
24. Nikol, S. et.al. (2009). Improvement of ethanol Fermentation of corn Semolina Hydrolyzates with Immobilized Yeast by Medium Supplementation. Food Techol. Biotechol. 47(1)83-89.