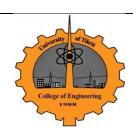


ISSN: 1813-162X

# Tikrit Journal of Engineering Sciences

available online at: http://www.tj-es.com



# معالجة الخبث الناتج من محطة الضباعي بأستخدام أحواض التجفيف

(Received 23 April 2014, Accepted 27 November 2014, Available online 01 April 2015)

مزهر مهدي أبراهيم<sup>1</sup>, محمد طه حمود<sup>2</sup>

<sup>1</sup>كلية هندسة النفط والمعادن، جامعة تكريت

<sup>2</sup>قسم الشوون الهندسية، جامعة تكريت

الخلاصة

نظراً لعدم كفاية أحواض التجفيف الحالية الخاصة في محطة معالجة المياه الثقيلة في منطقة الضباعب-تكريت فقد تم أجراء هذه الدراسة لغرض تجفيف الحمأة بأستخدام أحواض التجفيف. تم في هذه الدراسة أجراء عدد من التجارب لأيجاد عمق الفرش الأمثل وكذلك لأيجاد وسط ترشيح مناسب من مواد محلية متوفرة أضافة الى دراسة تأثير المخثرات الكيمياوية على كفاءة التجفيف. تم تصميم حوض تجفيف ذو مواصفات خاصة حيث يوفر هذا الحوض أنحداراً معيناً بأتجاه وسط الترشيح بينت النتائج أن عمق الفرش الأمثل هو 30 سم وأن وسط الترشيح المتكون من كسر الطابوق كوسط ساند والرمل كوسط مرشح قد اعطى أفضل النتائج . كذلك بينت النتائج أن اضافة المخثرات يؤدي الى زيادة كفاءة التجفيف وأن كلوريد الحديديك بتركيز 100 ملغم/لتر قد اعطى افضل النتائج. وبينت النتائج أيضاً أن كفاءة التجفيف تتحسن مع تقليل المقاومة النوعية للترشيح وتتحسن كذلك مع زيادة درجة حرارة الجو . كما بينت الدراسة أهمية وجود حوض تثخين (Thickener Tank) يعمل على زيادة كفاءة عملية تجفيف الحمأة في أحواض التجفيف وفق مواصفات وذلك من خلال عمله على تقليل كمية المياه المتواجدة في الحمأة وبينت النتائج المختبرية أن تصميم أحواض التجفيف وفق مواصفات الحوض الخاص يؤدي الى تقليل المساحة المطلوبة لأحواض التجفيف الى النصف أظهرت نتائج فحص العناصر الثقيلة للحمأة ان تراكيز العناصر الثقيلة اقل من الحد الاعلى المسموح به للحمأة لاستعمالها كسماد للاغراض الزراعية.

# Treatment of sludge produced from AL-Dubaiee Station using Drying beds

#### **Abstract**

The present drying beds of Al-Dubaiee waste water treatment station is not enough, thus, the present study is performed. In this work, many experiments have been made in order to find out the optimum thickness of the drying bed and to find suitable filtration agents from local materials. Moreover the effect of flocculent agents is tested. The results show that optimum thickness is 30 cm of brick and 25 cm of sand. Ferric concentration of 100 mg/l gives the best results. It is also found that drying efficiency is improved with reducing specific filtration resistance. The effluent waste water is found suitable for agriculture purpose concerned heavy metal concentration. Special drying bed (handy slop towards center) is constructed and it is found that the required area is reduced by 50%.

Key words: Drying beds, flocculent agent.

أولاً بمعالجة أولية فيزيائية ثم ثانوية بايولوجية ، وأحياناً أخرى ذات طبيعة كيميائية في الغالب.[1].

إن زيادة الثلوث أدت إلى تعقيد عمليات المعالجة وبالتالي أدت إلى النتاج كميات كبيرة من الحمأة الناتجة عن عمليات معالجة المياه بحيث أصبحت هذه الحمأة مشكلة بيئية بحد ذاتها يستوجب ايلاء موضوع معالجتها اهتماماً كبيراً في إدارة وتصميم محطات المعالجة وبطرق علمية صحيحة ومفيدة بيئياً واقتصادياً[2]. وهذا ما تقوم به العديد من البلدان من خلال إصدار العديد من التشريعات والتعليمات التي تُلزم وجوب معالجة مياه الصرف قبل القائها في الأجسام المائية ومعالجة جميع ما ينتج عن تلك المعالجة ومنها الحمأة أو الخبث بحيث لا تسئ إلى الاجسام المائية والى البيئة عموماً. نال موضوع نزع الماء من الحمأة اهتمام الكثير من الباحثين, وقد أستخدمت لهذا الغرض العديد من الطرق الفيزياوية والكيمياوية واجريت الكثير من

#### المقدمة

مع تطور الحياه في العصر الحديث واكتضاض المدن بالسكان فإن هذا الأمر أدى إلى زيادة كميات مياه الصرف من الأنشطة المنزلية والصناعية والزراعية وأن هذه المياه في كثير من المدن بعد الاستعمالات المتعددة لها تطرح إلى المصادر المائية ، وفي أغلب الحالات يكون هذا الإجراء من دون معالجة ، أو بمعالجة ضعيفة الأداء مسببة مشاكل عدة للجسم المائي المستلم مما يؤثر على المجتمعات القاطنة بالقرب منها وعلى صحة مستعمليها تأثيراً سلبياً.

لذلك أصبح لزاماً اتخاذ الحلول المناسبة لمعالجة هذه المشاكل وذلك بمعالجة مياه لمطروحات ، ورفع كفاءة محطات المعالجة وإقرار نظام معالجة مناسب لكمية مياه المطروحات ونوعيتها ومن البدهي أن عملية المعالجة تتم

البحوث والدراسات التي تناولت هذا الموضوع ومنها ما قام به (Goknil, 2005) بدراسة تأثير إضافة أنواع مختلفة من البوليمر بجرع مختلفة على قابلية نزع ماء الحمأة خلال عمليات المعالجة الهوائية واللاهوائية إذ بين أن استخدام البولي أليكتر ولايت الأيوني (Non-ionic and anioni Polyelectrolyte) يؤثر على قابلية نزع الماء من الحمأة. وأظهرت النتائج أن إضافة البولي أليكتر ولايت الموجب (Cationic Polyelectrolyte) إلى الحمأة يؤثر تأثيراً فعالاً في رفع قابلية نزع ماء الحمأة وزيادة التحلل للمعالجتين الحيويتين الهوائية واللاهوائية إلا أن زمن الامتصاص الشعري (CST) في المعالجة اللاهوائية أقل من زمن المواد الصلبة الجافة (CST) في المعالجة اللاهوائية وتراكيز المواد الصلبة الجافة (CST) أعلى في المعالجة الحيوية اللاهوائية مقارنة بالمعالجة الحيوية الهوائية. وبَيْنَ أيضاً عدم وجود تأثير معنوي على قابلية نزع ماء الحمأة عند إضافة أي من المواد الكيميائية الآتية:

KWD-20 LT .1

Aluminum sulphate18 hydrate .2

Alum + Cationic Polyelectrolyte .3

Non-ionic and KWD A-0055 aionic .4 Polyelectrolyte

وقد قام الباحثان (Katja & Mika, 2007) بدراسة ميكانيكية عملية تلبيد الحمأة والعوامل المؤثرة عليها كحجم اللبادة ، ودرجة الحرارة ، والطبقة المحيطية حول اللبادة ، وتأثير ذلك على قابلية الترسيب للحمأة وقابلية نزع الماء . توصل الباحثان إلى أن الحمأة ذات التلبيد الجيد تترسب بشكل جيد أيضا وبالتالي فإن عملية نزع الماء منها تكون أسهل . تبين من هذه الدراسة أيضاً أن تراكيز المواد الصلبة الكلية في الراشح تتناسب عكسياً مع المقاومة النوعية للترشيح للحمأة المُلبدة.

بينت الدراسة التي قام بها (Feng et. al. 2008) حول تحسين قابلية نزع ماء الحمأة باستخدام الموجات فوق الصوتية (Ultrasound) لتكييف الحمأة ، أن استخدام البوليمر لتكييف الحمأة أفضل من استخدام الموجات فوق الصوتية والبوليمر معاً، فقد استخدام جرعاً مختلفة من الطاقة النوعية تتراوح بين (0 ~ 35000) كيلو جول/كيلو غرام من المواد الصلبـة الكليـة لمعالجة وتكييف الحمأة كما اعتمد المقاومة النوعية لترشيح الحمأة (SRF) وزمن الامتصاص الشعري (CST) وقياس محتوى الحمأة من البوليمر خارج خلوي (Extracellular polymeric substance) فضلاً عن توزيع حجم دقائق الحمأة في تقييم تحسن قابلية نزع الماء. استنتج الباحث أن معالجة الحمأة بجرع من الطاقة النوعية أكبر من (4400) كيلو جول/كيلو غرام من المواد الصلبة الكلية تؤدي إلى تحسن قليل في رفع قابلية نزع ماء الحمأة ، وعند استخدام جرع أقل من (4400) كيلو جول/كيلو غرام من المواد الصلبة الكلية تتحسن كثيراً قابلية نزع الماء. وبَيَّنَ أن الجرعة المثلى لمعالجة الحمأة وتحسين خصائصها لنزع الماء هي (800) كيلو جول/كيلو غرام من المواد الصلبة الكلية. ويتراوح التركيز الأمثل للبوليمر الخارج خلوي (EPS) ضمن (400 ~ 500) ملغرام/لتر للحمأة المنتجة وتتوزع قطر دقائقها بين (80 ~ 90) مایکرومتر. وقد قـام (Banerjee, 2009) بدراســـة إمكانية تحسين نزع ماء الحمأة واستقراريتها بإضافة البوليمر ووجد أن إضافة جرع صغيرة من (Cyclodextrins (CDs) تسبب انخفاض المقاومة النوعية لترشيح الحمأة (SRF) وتؤدي إلى وارتفاع حجم كيكة الحمأة فضلاً عن زيادة كفاءة الهضم وتلبد

الحمأة. وبَيْنَ الباحث أيضاً أن إضافة (CDs) وبَيْنَ الباحث أيضاً أن إضافة وتحسن الحمأة بشكل ملحوظ وتحسن استقراريتها.

### العمل المختبري

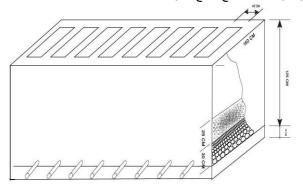
المواد

### 1-1 الحمأة

تم جلب نماذج الحمأة من الحمأة الناتجة من أحواض الترسيب الثانوية في محطة معالجة مياه فضلات المدينة تكريت في منطقة الضباعي, لغرض أجراء التجارب عليها وذلك بتجفيفها بالوحدة الريادية التي تم أنشائها وأجراء جميع الفحوصات المختبرية اللازمة واهمها قياس المقاومة النوعية للترشيح (SRF) لجميع النماذج.

## 1-2 الوحدة الريادية:-

تم إنشاء ثمانية أحواض نسبة الطول إلى العرض 4:1 وحسب المواصفات المعمول بها في هذا المجال [8,7]. وبأبعاد 40 ×160×120) سم من مادة البلوك الكونكريتي الصلد أبعاد القطعة (40 سم×20 سم×15 سم) كما هو موضح في الشكل (1) الذي يمثل نموذجا لأحواض التجفيف وتم لبخ الجدران الداخلية والخارجية بالرمل ومونة السمنت لمنع تسرب المياه مع وضع أنبوب بقطر ( 25 )ملم لتصريف المياه المترشحة في أسفل كل حوض. تم إنشاء حوض تاسع منفصل عن الأحواض الثمانية مختلف من حيث التصميم والأبعاد إذ تم إنشاؤه بنسبة طول إلى عرض 1:1 [8] وبأبعاد (200 سم ×200 سم) وبارتفاع(120 سم) وقاعدته تختلف عن بقية قواعد الأحواض الثمانية الأخرى إذ كانت القاعدة على شكل حرف (V) وزاوية الميل من كل اتجاه 14° بحيث يكون الفرق بين أرتفاع حافة الحوض والأرتفاع من منتصف الحوض (25 سم)، وذلك لإجراء عددٍ من التجارب الخاصة على النتائج النهائية المثلى للتجارب التي أجريت في الأحواض الثمانية الاعتيادية الأخرى ومقارنة نتائجها مع نتائج الحوض الخاص.



شكل 1. نموذج لاحواض التجفيف

## 1-3 الطابوق المكسر

تم استخدام كسر الطابوق بمعدل قطر (30-60) ملم كوسط ساند بدل الحصى في بعض التجارب[10] وبذات السمك 30 سم.

## 1-4 المخثرات الكيمياوية

أستخدم نوعان من المخثرات الكيمياوية وهما كلوريد الحديديك (FeCla) والشب (Alum) وتم تحضير أربع جرع لكل من المخثرين وهذه الجرع هي (100,75,50,25) ملغم/لتر.

### 1-5 أوساط الترشيح

تم أختبار خمسة أوساط ترشيح لاختيار الوسط الأمثل من بينها وكانت جميعها تتكون من مواد متوفرة محلياً وتم فرشها بأسماك

مختلفة في كل وسط وهي الحصى المدرج بقطر فعال (6-25) ملم، والرمل بقطر فعال يتراوح بين (0.75-0.7) ملم ومعامل أنتظام 4 [8] ،وكسر الطابوق بمعدل قطر (30-60) ملم [10] .

### طريقة العمل

1- تم تهيئة جهاز قياس المقاومة النوعية لتأمين ضغط سالب داخل الأسطوانة المدرجة بواقع ( 40 سم ) زئبق مع المحافظة على الضغط السالب طول مدة التجربة.

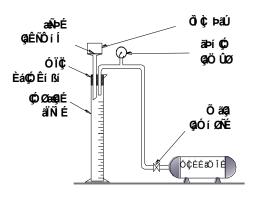
2- وضع ( 100 ملغم ) من الحمأة السائلة داخل القمع .

3- مراقبة المياه المترشحة مع مرور الزمن.

4- قياس حجم الراشح المتراكم بمرور الزمن .

و- الاستمرار بالتجربة لحين ظهور تشقاقات على العينة والتي تعني جفاف العينة (طبقة الحمأة) إذ عندها يزداد الضغط داخل الأسطوانة نتيجة دخول الهواء من التشققات.

والشكل رقم (2) يمثل مخططاً لجهاز قياس المقاومة النوعية



شكل 2 . الجهاز المستخدم في تجارب المقاومة النوعية

يتم تسليط ضغط سحب مقداره 40 سم زئيق وتسجل كمية الراشح بعد دقيقتين من بدء عملية الترشيح ومن ثم تسجل القراءات بفترة خمسة دقائق بين الواحدة والأخرى وبعد استقرار كمية الراشح مع الزمن تتوقف عملية القياس. ترسم العلاقة بين وقت الترشيح مقسوماً على حجم الراشح (v) ويستخرج ميل هذه العلاقة لاستخدامه في المعادلة (1), Attar et al.,2005, (1) وتسمى هذه المعادلة بمعادلة روث (Ruth Equation).

$$\frac{t}{v} = (\frac{\mu r w}{2A^2 p})v + \mu \frac{R_f}{Ap}$$
....(1)

حيث أن:

t = وقت الترشيح (ثانية).

v = - حجم السائل الراشح (مللتر).

μ = لزوجة الحمأة نيوتن. ثانية/م2.

r = مقاومة الحماة النوعية للترشيح م/ كغم.

w = كتلة المادة الصلبة من الحمأة لوحدة الحجم كغم/م3.

A= مساحة المرشح م2.

P= ضغط السحب نيوتن/م2.

Rf= مقاومة مادة المرشح م-1.

وتفترض هذه العلاقة إن الجريان صفائحي ووجود توزيع منتظم للمادة أثناء الترشيح وزيادة منتظمة في الرشح. وعندما كانت قيمة

Rf قليلة جداً مقارنة مع مقاومة الحمأة فأن المعادلة (1) ستكون بالشكل التالى.[9]

$$\frac{t}{v} = (\frac{\mu rw}{2A^2 p})v \dots (2)$$

وعند اخذ ميل العلاقة متمثلاً بـ (b) فأن مقاومة الحماة النوعية للترشيح (r) ستحسب من المعادلة التالية.

$$r = \frac{2pA^2b}{\mu w}....(3)$$

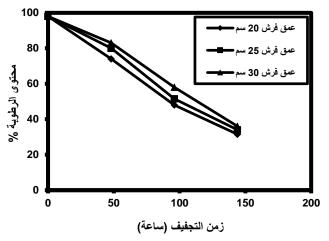
حيث أن:

b= ميل الخط المستقيم الناتج عن رسم (t/v) مع حجم الماء (V).

## النتائج والمناقشة

## 1-أختيار العمق الامثل لفرش الحماة

اجريت تجارب تحديد العمق الامثل لفرش الحمأة في الاحواض الريادية على وسط الترشيح رقم (1) وهو الوسط التقليدي تم فرش الحمأة بثلاث أعماق مختلفة (20سم ،25سم ،30سم) وذلك حسب المواصفة المعتمدة المعمول بها والتي تحدد سمك فرش الحمأة التقليدي بين (20 - 30) سم [8] . أن محتوى الرطوبة للحمأة عند أكتمال بين (20 - 30) سم [8] . أن محتوى الرطوبة للحمأة عند أكتمال الحمأة حينها متششقة وسهلة التعامل معها[4] .تم أختيار محتوى الرطوبة (50%) باعتباره مقياساً لأنتهاء عملية التجفيف ونظراً لعدم الحصول على هذه القيم لأعماق الفرش المختلفة من القياسات لذلك يتم استنباط الزمن الملازم لأنتهاء عملية التجفيف من الشكل (3) يقطع عن طريق رسم خطي أفقي من محتوى الرطوبة (50%) ليقطع المنحنيات المختلفة ثم ترسم من نقاط التقاطع مستقيمات عمودية ليقرأ منها على محور زمن التجفيف.

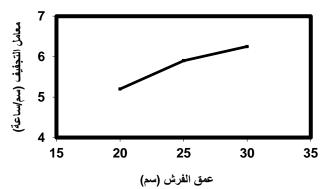


الشكل 3. علاقة محتوى الرطوبة مع زمن التجفيف

نلاحظ من الشكل اعلاه ان الزمن اللازم للوصول الى محتوى الرطوبة (50%) يقل مع أنخفاض عمق الفرش ويعود السبب في ذلك الى أنخفاض كمية المياه الموجودة مع أنخفاض عمق الفرش وبالتالي تكون عملية فقدانها عن طريق الترشيح والتبخر أسهل ولو أخذنا هذه البيانات على حالها فسيكون عمق الفرش الأفضل هو (20 سم) وهو عمق له مساوئ من الناحية الأقتصادية حيث يتطلب أنشاء أحواض تجفيف أكثر لنفس الحمأة أستنبط الباحث ميروان رضا فارس أغا [10]مصطلح معامل التجفيف والذي يساوي عمق الحماة المفروشة(سم) مقسوماً على الزمن اللازم

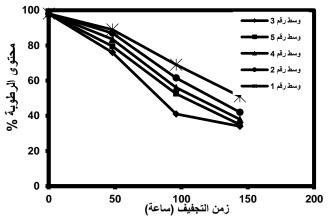
للوصول الى محتوى الرطوبة مقداره 50 % (يوم) . تم حساب هذا المعامل في الدراسة الحالية وتم تمثيل النتائج بيانيا كما في الشكل (4) ومنه يتبين أن معامل التجفيف يزداد بزيادة عمق الفرش وأن أفضل معامل تجفيف هو (6.25 سم ايوم) لعمق فرش هو (30 سم) . إن هذه النتائج توضح ان أفضل عمق فرش هو (30 سم) وهو يعطينا مزية اقتصادية أخرى وهي زيادة الحمأة التي يمكن معالجتها لنفس مساحة أحواض

التجفيف والشكل (4) يمثل تغاير معامل التجفيف بالنسبة الى العمق.



الشكل 4. تغاير معامل التجفيف بالنسبة الى العمق 2- اختيار وسط الترشيح الامثل:

تم اختبار العديد من أوساط الترشيح المختلفة وذلك في محاولة لإيجاد بدائل لوسط الترشيح التقليدي يعطي أدائية أفضل وبنفس الوقت يكون



الشكل 5. علاقة محتوى الرطوبة مع زمن التجفيف لمختلف الشكل 5.

مقبولاً من الناحية الاقتصادية ومتوفر محلياً. تم اختبار أربعة أوساط ترشيح لإستخدامها في الأحواض الريادية فضلاً عن المرشح التقايدي وكانت أوساط الترشيح الخمسة كما يلي:- .

ا.وسط تقليدي يشتمل على (30 سم حصى + 25 سم رمل)

2. وسط ترشيح يشتمل على (30سم كسر الطابوق +25سم رمل) .

وسط ترشیح یشتمل علی(27.5 سم حصی+27.5سم رمل)

4. وسط ترشيح يشتمل على ( 50 سم حصى + 5 سم رمل).

5. وسط ترشيح يشتمل على ( 55 سم رمل ) .

تم فرش الحماة على هذه الأوساط الخمسة بعمق فرش 30 سم (وهو العمق الأمثل الذي تم استنباطه من التجارب السابقة) وتم قياس محتوى الرطوبة للحمأة مع الوقت وتم تمثيلها بيانياً في الشكل (5). تم إيقاف العمل بعد خمسة أيام إذ تم الحصول على نسبة تجفيف أكثر

من (50%) لأحد مرشحات التجفيف و هو الوسط الثالث وذلك يعطي مؤشر بأنه المرشح الأفضل أداءً من بين المرشحات الأخرى لذلك تم أعتباره انه المرشح الأمثل.

إنَّ محتوى الرطوبة يقل مع زيادة زمن التجفيف وذلك لان فقدان الماء يتزايد مع زيادة زمن التجفيف . كذلك أوضحت النتائج أن وسط الترشيح الثالث قد أعطى أسرع وقت تجفيف إذ بلغ محتوى الرطوبة (43.5%) في اليوم الخامس ويعزى سبب ذلك إلى أن فقدان الماء باستخدام هذا الوسط يكون أقصى ما يمكن نظراً لأن المسافة البينية بين كسر الطابوق كبيرة مما يجعل الضغط الشعري (والذي يعمل بأتجاه معاكس لترشيح الماء) منعدماً وحسب المعادلة الثارة .

$$\Delta p = \frac{2\delta\cos\theta}{R}...(4)$$

إذ إن:

D = فرق الضغط (N/m²)

(N/m) الشد السطحى  $\delta$ 

θ = زاوية التماس

R = نصف القطر (cm)

لذلك يمكن عد وسط الترشيح الثالث هو وسط الترشيح الأمثل ، وأظهرت النتائج أنه يمكن الاستفادة من وسطي الترشيح الخامس ويليه الرابع إذ أعطيا نتائج أقرب من الوسطين الباقيين للوسط الثالث .

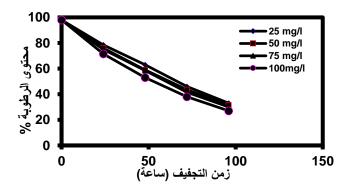
3-1 تجارب الاحواض التقليدية : أدر الله و وأثر من أفو المحثر أن الكوراورة أو المواد المكافئة

لدراسة تأثير إضافة المخثرات الكيمياوية أو المواد المكيفة للحمأة على عملية الترشيح للحمأة تم استخدام نوعين من المخثرات هما :-

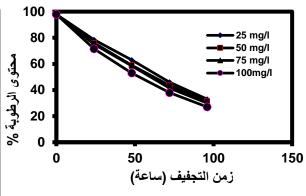
1- الشب Alum

2- كلوريد الحديديك FeCl<sub>3</sub>

تم استخدام نوع واحد من المرشحات وهو المرشح الذي تم اختياره مرشحاً أمثل المتكون من الرمل وكسر الطابوق وتم فرش الحمأة بسمك واحد وهو السمك الأمثل (30 سم) وتم إضافة المخثرات بجرع مختلفة وبأعمار ترويق للحمأة مختلفة وكانت أفضل النتائج التي يتم الحصول عليها كما موضحة في الشكل (6) بالنسبة للشب والشكل



الشكل 6. محتوى الرطوبة بأضافة الشب بعمر تثخين 48 ساعة



الشكل 7. محتوى الرطوبة للحمأة بإضافة كلوريد الحديديك بعمر تثخين 48 ساعة

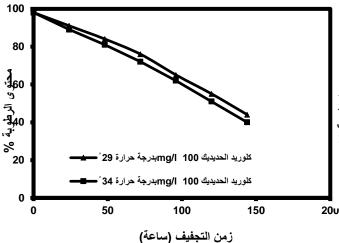
من الشكلين (6) الى (7) يتضح أن إضافة المخثرات الكيمياوية تعمل على زيادة سرعة الترشيح مما يؤدي إلى تقليل الزمن اللازم للتجفيف . كذلك يلاحظ أن محتوى الرطوبة للحمأة ينخفض مع زيادة تراكيز المخثرات الكيمياوية التي تم إضافتها . نلاحظ أيضاً أن عملية التخفيف تؤدي إلى تحسن في تجفيف الحمأة . يعود السبب في ذلك إلى ما يلي

أن إضافة المخثرات الكيمياوية تؤدي إلى تلبيد دقائق الحمأة وتجميعها مما ينتج عنه انفصال مياه الطور المستمر وسهولة ترشيحها تاركاً اللبادات المتكونة ليتم حجزها على سطح المرشح ومن ناحية أخرى فإن تحسن الأدائية بزيادة تركيز المخثرات يعود إلى أن عملية التلبيد تتحسن كثيراً بزيادة جرعة المخثرات الكيمياوية . أما عملية التثخين فقد ساهمت بتحسين إزالة جزء من المياه الموجودة في الحمأة وتزداد كمية هذه المياه مع ازياد عمر التثخين وهذا يؤدي إلى سهولة فقدان المياه من الحماة المفروشة وبزمن أقل.

ومن الجدير بالذكر أن أفضل النتائج تم الحصول عليها باستخدام كلوريد الحديديك وبعمر تثخين (48 ساعة) يليه الشب بعمر تثخين (48 ساعة) إلى الشب بعمر تثخين (48 ساعة) إذ سجلت الحمأة المعاملة بالتثخين بإضافة كلوريد الحديديك وبعمر تثخين (48 ساعة) معامل تجفيف مقداره (12.8 سم/ي) أي نسبة تحسن بحدود (100%) في حين أن معامل التجفيف للحمأة المعالجة بالشب وبعمر تثخين مقداره (48 ساعة) بلغ (10.38 سم/ي) أي بزيادة كفاءة بحدود (60%) ، وأن أقل زيادة في الكفاءة حصلت عند إضافة الشب بجرعة (60%) ، وأن تغثير إذ سجلت بحدود (35%) ويستلزم ذلك إضافة حوض تثخين في المحطة ومعالجة الحماة فيه بكلوريد الحديديك وأن لم يمكن المعالجة بكلوريد الحديديك (لصعوبة التعامل مع هذه المادة وارتفاع ثمنها) يمكن استعمال الشب كبديل جبد .

## 3- تأثير درجة الحرارة على عملية التجفيف

لغرض التعرف على تأثير درجات حرارة الجو على كفاءة المرشحات تم إجراء المقارنة بين تجربتين تم إجراؤهما في درجتي حرارة للجو هما (34°م) و (29°م) و تدوين النتائج ورسمت بيانياً في الشكل (8).



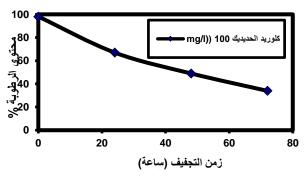
# شكل 8. تأثير درجة الحرارة على محتوى الرطوبة للحمأة بأضافة كلوريد الحديديك بعمر تثخين 48 ساعة

يتضح من الشكل أعلاه أن زيادة درجة الحرارة للجو تؤدي إلى تقليل الزمن اللازم للتجفيف ويعود ذلك إلى أن زيادة درجة الحرارة تؤدي إلى زيادة التبخر أي تقليل محتوى الرطوبة وكذلك لأن درجة الحرارة تؤث

المقاومة النوعية للترشيح (SRF) إذ تقل قيمة ( $\mu$ ) كلما ازدات درجة الحرارة . وبينت الحسابات أن معامل التجفيف عند درجة حرارة (34  $^{\circ}$ م) سجل (7.34 سم/ $^{\circ}$ ) فيما بلغ معامل التجفيف (5.54 سم/ $^{\circ}$ م) عند درجة الحرارة (29  $^{\circ}$ م) .

#### 4- تجارب الحوض الخاص:-

تم استخدام أفضل النتائج التي حصلنا عليها من التجارب السابقة وهي استخدام وسط الترشيح الثالث وبعمق الفرش (30 سم) وبعمر تثخين (48 ساعة) مع استخدام كلوريد الحديديك مخثراً وبتركيز (100 ملغم/لتر). تم فرش هذه الحماة على الحوض الخاص المذكورة تفاصيله في الفقرة (3-5-2). تم قياس زمن التجفيف مع محتوى الرطوبة ولغاية زمن مقداره (74 ساعة) إذ انخفض محتوى الرطوبة إلى أقل من (50%) كما هو موضح في الشكل (9).



شكل 9. محتوى الرطوبة للحمأة بإضافة كلوريك الحديديك بعمر تثخين 48 ساعة - الحوض الخاص

تم حساب معامل التجفيف الذي بلغ (15.46 سم/ي) أي بزيادة مقدار ها (18%) عن أفضل النتائج التي حصلنا عليها في المجموعة السابقة . ويعود السبب في ذلك إلى وجود انحدار في قعر الحوض الخاص بزاوية مقدار ها ( 14°) يؤدي إلى زيادة سرعة فقدان الماء من الحوض بسبب الجاذبية إذ ستتراكم معظم المياه وبوقت قصير جداً في وسط الحوض مما يؤدي إلى زيادة الضغط المسلط مما يؤدي الى زيادة معدل الترشيح للمياه وفقاً لمعادلة دراسي

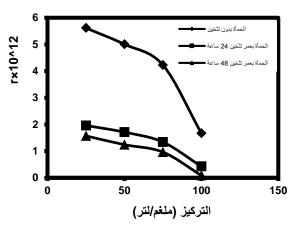
$$Q = \frac{Ak \,\Delta p}{uL}....(5)$$

إذ إن:

ر. ( $m^3/s$ ) معدل الجريان ( $m^3/s$ ) معدل الجريان ( $m^3/s$ ) مساحة المقطع العمودي على اتجاه الجريان ( $m^2$ ) مرق الضغط ( $N/m^2$ )  $\mu$  = اللزوجة ( $N.s/m^2$ ) = سمك وسط الترشيح (m)

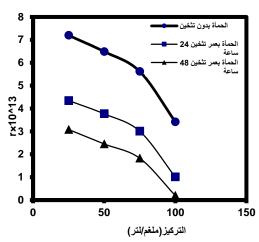
# 5- نتائج قيم المقاومة النوعية للترشيح ( S.R.F )

تم حساب المقاومة النوعية للترشيح S.R.F بعد إجراء التجارب الخاصة بها وذلك للحمأة الخام والحمأة المعالجة بكل من كلوريد الحديديك (FeCla) والشب (Alum) وبتراكيز ترواحت بين (25-100) ملغم/لتر لكلً منهما وبأوقات تثخين مختلفة مقدارها (0-24-48) ساعة وتم تدوين النتائج ورسمت بيانياً كما هو موضح في الشكلين ( 10) و (11).



شكل 10. العلاقة بين قيم المقاومة النوعية وتراكيز إضافة الشب بمختلف أعمار التثخين

من الشكل (10) يتضح أن قيم المقاومة النوعية للترشيح تنخفض بزيادة تركيز الشب ولأعمار التثخين الثلاثة كذلك نلاحظ أن مقدار الانخفاض بعمر التثخين صفر يكون أكبر منه لأعمار التثخين الأخرى . نلاحظ نفس الاتجاه العام في الشكل(11) فيما يخص كلوريد الحديديك. ونلاحظ أيضاً انخفاضاً أكبر للتركيز (100 ملغم/لتر) ولكافة أعمار التثخين. ويعود السبب في ذلك إلى أن قيم المقاومة النوعية تنخفض مع زيادة تركيز المخثر إلى أن زيادة تركيز المخثر يؤدي إلى زيادة تلبيد دقائق الحمأة وفصل الماء عنها مما يتيح الى ترشحه بصورة أسرع مقللاً بذلك المقاومة النوعية للترشيح أما سبب زيادة الانخفاض في المقاومة النوعية مع زيادة عمر التثخين ولكلا المخثرين فيعود ذلك إلى أنه أثناء عملية التثخين فإن كمية من الماء المنفصلة عن الحماة يتم التخلص منها أثناء التثخين وتزداد هذه الكمية بزيادة عمر التثخين مما يعنى أن كمية الماء التي يتوجب فقدانها أثناء عملية الترشيح تكون أقل مسببة انخفاض المقاومة النوعية للترشيح أمًّا سبب كون انخفاض المقاومة النوعية باستخدام كلوريد الحديديك بكافة التراكيز وكافة أعمار التثخين تكون أقل من نظيراتها بالنسبة للشب فأنه من المعلوم أن كلوريد الحديديك هو عامل ملبد أفضل من الشب. والشكلان (10) و (11) يوضحان ذلك بصورة جلية. كذلك يتضح من الشكليين اعلاه أن قيم المقاومة النوعية للحمأة الخام وبدون إضافة المخثرات وبعمر التثخين (صفر) أعلى من نظيراتها التي حصلنا عليها ولكافة التراكيز من الشب أو كلوريد الحديديك وبعمر



شكل 11. العلاقة بين قيم المقاومة النوعية وتراكيز كلوريد الحديديك بمختلف أعمار التثخين

التثخين (صفر) مما يدل على أن المخترات تقوم بعملية التلبيد خلال وقت قصير نسبياً عند إضافتها ، أما سبب التحسن الإضافي الذي حصلنا عيه بأعمار التتخين لأربع وعشرين ساعة وثمانية وأربعين ساعة فهو ناتج عن عملية التثخين التي تحتاج الى وقت طويل نسبياً لكي يتم فصل المياه عن دقائق الحمأة .

### 6- المساحة المطلوبة لأحواض التجفيف

يوجد في المحطة حالياً أحواض تجفيف عددها عشرون حوضاً وأبعاد الحوض الواحد ( 18.5 × 18.5 )م وهي مخالفة للمواصفات [8] وعليه يتوجب إعادة تقطيع الأحواض الحالية ليكون العرض الأقصى لكل حوض لا يتعدي ( 6 م ) وطوله ( 18.5 م ) و هي تعطي مساحة إجمالية للأحواض مقدارها ( 6845 م2) وعلى فرض كمية الحمأة الداخلة الى هذه الأحواض بحدود ( 400 م3/ي) بفرض نسبة زيادة مستقبلية مقدارها (15%) وعلى افتراض أن معدل الزمن اللازم للتجفيف على مدار السنة هو عشرة أيام عليه ستكون المساحة الكلية المطلوبة للأحواض (14000م²) وهذا الرقم يعطينا مقدار المساحة بالأمتار المربعة لكل نسمة يساوي ( 93.5 ) وهو ضمن المواصفات القياسية (90 -140) م2 لكل الف نسمة [8]. مع ملاحظة أن عدد السكان الذين تخدمهم المحطة هو بحدود مائة وخمسين ألف نسمة يبين ذلك بوضوح أن المساحة المتوفرة حالياً للأحواض لاتكفى للعمل وبنسبة عجز تزيد على (100%) للمساحة المطلوبة وهذا واضح من الأسلوب الحالى إذ يتم فرش الحمأة بعمق ( 90 سم ) للتعويض عن نقص المساحة وما يرافق ذلك من مشاكل من بطئ عملية التجفيف واستغراقها وقتاً طويلاً وربما دفع كميات من مياه الفضلات مباشرة الى النهر بدون معالجة وهذا قد يفسر سبب انخفاض كمية الحمأة المنتجة حالياً في المحطة . عليه يتوجب إضافة أحواض تجفيف بمساحة تزيد عن الضعف وإعادة التقطيع والتأهيل للأحواض الحالية بحيث يكون العرض الأقصى لكل حوض لا يتعدى (6 م) وإنشاء الأحواض الجديدة بأبعاد (6 × 30) م. أمَّا في حالة إعادة التصميم والتأهيل وفق أسلوب الحوض الخاص وهذا ممكن فستكون المساحة الكلية المطلوبة بحدود ( 7000 م2 ) وهي مقاربة جداً للمساحة الحالية للأحواض أي أنه لن تكون هناك حاجة سوى إلى إعادة التقطيع والتأهيل وفقاً لمواصفات الحوض الخاص والمذكورة في الفقرة (-2 5-3) وما ينتج عنه من مزايا اقتصادية واضحة. ونلاحظ أنه باستخدام الحوض الخاص ستكون المساحة المطلوبة لكل ألف نسمة بحدود (47  $_{0}^{2}$  لكل ألف نسمة وهو أقل من الحد الأدنى (  $_{0}^{2}$  ) لكل ألف نسمة وهذا يوضح بجلاء المزايا التي يوفرها الحوض الخاص.

- "Bioresource Technology Vol. 100, Issue 3 February, pp:1074-1081(2008).
- Banerjee S. "Sludge Dewatering With Cyclodextrins: Anew Cost-Effective Approach" Thirteenth International Water Technology Conference, IWTC 13, Hurghada, Egypt (2009).
- 7. Bratby, J. R. "Optimizing Direct Filtration in Brasilia" Journal AWWA, 78, PP.(7), USA, July, 1986.
- Metcalf and Eddy "Wastewater Engineering, Treatment and Reuse" 4<sup>th</sup> Edition Revised by George Tchobanoglous. McGraw-Hill, New York. USA - (2004).
- Hammer, M. J. and Hammer M.J.Jr., fifth edition,"Water and Wastewater Technology", John Wiley Inc., New Delhi, PP.,(236-237), 2007.
  - 10 . اغا , مريوان رضا فارس " معالجة الفضلات المتخلفة عن الانتاج في حوض التعادل في معمل ادوية سامراء " رسالة ماجستير كلية الهندسة جامعة تكريت (1999)

### الاستنتاجات والتوصيات

#### 1- الاستنتاجات

- أظهرت التجارب أن العمق الأمثل لفرش الحمأة هو (30 سم).
- أظهرت التجارب أن المرشح المنكون من كسر الطابوق والرمل أعطى أفضل النتائج .
- أظهرت التجارب أن إجراء عملية تثخين للحمأة قبل التعامل معها في أحواض التجفيف يعطي زيادة في كفاءة عملية التجفيف.
- أظهرت نتائج قيم المقاومة النوعية للترشيح (S.R.F) أن قيم المقاومة النوعية للترشيح الحمأة عالية وخارج الحدود المسموح بها لأن الحمأة خام وغير معالجة وتحتوي على الدهون وبالأمكان تحسين قيم المقاومة النوعية للترشيح باستخدام المخثرات الكيمياوية.
- أظهرت التجارب أن إضافة المخثرات مثل: الشب ، وكلوريد الحديديك للحمأة قبل معالجتها في أحواض التجفيف له تأثير كبير في تحسين عملية التجفيف وزيادة كفاءة الأحواض وذلك من خلال تأثيرها في تحسين قيم المقاومة النوعية للترشيح (S.R.F) إذ تعمل على تقليل قيم المقاومة النوعية للترشيح .
- أظهرت نتائج التجارب التي أجريت على الحوض الخاص أنه أعطى نتائج أفضل من الأحواض التقليدية من حيث سرعة التجفيف رغم أن المياه المترشحة منه لم تكن ضمن محددات المياه المسموح للألقاء في الأنهار فيما يخص تراكيز COD و BOD5

#### 2- التوصيات

بناءً على نتائج الدراسة الحالية وبعد الاطلاع على واقع محطة معالجة المياه لمدينة تكريت في الضباعي والوحدات الخاصة بها نوصى بما يلى:-

- إنشاء حوض تثخين في المحطة (Thickener Tank) .
- استخدام المخثرات الكيمياوية ومن المفضل أن تكون من الشب
   (Alum) .
- إعادة إنشاء أحواض التجفيف وضمن مواصفات الحوض الخاص.

### المصادر

- Ahmed, M.S. Sh. "The Use of Aerated Lagoons -Air Diffusion System in Ninevah Dairy Plant Wastewater Treatment" - Msc thesis - University of Mosul – (2002).
- 2. Williams, Paul .T. "Waste Treatment and disposal" Jon Wily and Sons Ltd (1998).
- Goknil E. "Invading of Dewatering Capacity of Aerobic and Anaerobic StabilizedSludges"www.belgeler.com/big/1 0vw/ improving (2005).
- Katja, Haarainen and Mika, Sillanpaa "Flocculation in paper and pulp millsludge process", Res. J. Chem. Environ., vol. 11 (3) Sep, pp.96-103 (2007).
- Feng X., Deng J., Lei H., Bai T., Fan Q., and Li Z. "Dewaterability Of Waste Activated Sludge With Ultrasound Conditioning