

دراسة آيزوثيرم وثيرموديناميكية وحركية الامتراز على أسطح محضرة من ثبات الطلع

عبدالفتاح محمد الخازار¹ ، خالد مفتاح الشريف² ، نجاح علي بلبلو¹

¹ قسم الكيمياء ، كلية العلوم ، جامعة مصراته ، مصراته ، ليبيا

² قسم الكيمياء ، كلية العلوم ، جامعة بنغازي ، بنغازي ، ليبيا

abdoalkherraz@sci.misuratau.edu.ly

elsheri27@yahoo.com

تاريخ النشر: 2021-01-01

تاريخ القبول: 2021-06-15

تاريخ الاستلام: 2021-06-08

الملخص

تضمن موضوع البحث دراسة آيزوثيرمات وحركية وثيرموديناميكية الامتراز لصبغة الصفرانين على ثلاث أسطح محضرة من ثبات الطلع وهي المسحوق الجاف ومسحوق الفحم المنشط بالحرارة والمنشط بالحمض. تم استخدام جهاز مطياف الأشعة المرئية وفوق البنفسجية لتقدير تركيز الصبغة قبل وبعد الامتراز. تم دراسة العوامل التي تؤثر على الامتراز وهي: الزمن، الرقم الهيدروجيني، كمية المادة المازة، التركيز الابتدائي، ودرجة الحرارة. تم أيضا دراسة آيزوثيرم الامتراز حيث أوضحت النتائج أن آيزوثيرمات الامتراز مشابهة لأيزوثيرمات فرويندلش، وغير متقدمة مع معادلة لانجاميير، بناء على معامل الارتباط للمعادلات الخطية. أيضا تم دراسة تأثير الزمن على الامتراز و حركية الامتراز حيث بينت النتائج أن عملية الامتراز من الرتبة الثانية. كما تم أيضا دراسة تأثير درجة الحرارة على الامتراز، وأوضحت النتائج أن الامتراز يقل بزيادة درجة الحرارة أي أن التفاعل طاردا للحرارة (Exothermic). بینت نتائج تأثير الرقم الهيدروجيني على نسبة الاستخلاص أن أعلى نسبة كانت بين $pH=4$ ، $pH=9$.

الكلمات المفتاح: الامتراز، صبغة الصفرانين، الآيزوثيرم، الحركية، الدوال التيرموديناميكية.

المقدمة

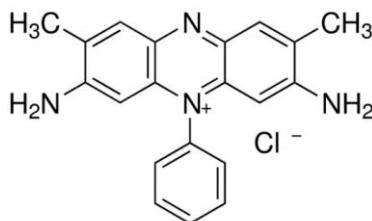
يؤدي تصريف مستويات عالية من المركبات العضوية الناشئة عن الأنشطة البشرية إلى المسطحات المائية بشكل عام إلى ضرر كبير للكائنات الحية. تشكل الأصباغ النسبة الأكبر من هذه المركبات العضوية وهي من أخطر المشاكل البيئية بسبب سميتها العالية وألوانها. تستخدم الأصباغ على نطاق واسع في صناعات مختلفة مثل المنسوجات والمطاط والسجاد والورق والطباعة وصناعة المواد البلاستيكية [1، 2]. يؤدي تصريف الأصباغ إلى مصادر المياه إلى العديد من المشاكل البيئية والصحية الخطيرة [3]. تسبب التركيزات المنخفضة جداً من الأصباغ في تلوين المياه مما يؤدي وبالتالي إلى مشاكل بيئية خطيرة وتدمير للكائنات المائية والإضرار بصحة الإنسان [4]. في العقود الماضية، ومن أجل معالجة المياه العادمة الملوثة بالأصباغ، تم تطبيق العديد من تقنيات المعالجة التقليدية بما في ذلك الترسيب والأكسدة والاختزال والأكسدة الكهروكيميائية والمعالجة البيولوجية والختزال والامتراز [5]. من بين هذه التقنيات الحالية الامتراز، والذي يُعرف بأنه الأكثر فعالية، حيث أن تكلفة التشغيلية غير عالية كما أنه ذو كفاءة عالية في إزالة التراكيز المنخفضة من المركبات العضوية من مياه الصرف الصحي. يمكن استخدام الكربون المنشط التجاري عالي الجودة (AC) لإزالة الأصباغ من النفايات السائلة بسبب قدرته العالية على الامتراز، إلا أنه لم يتم استخدامه على نطاق واسع بسبب تكلفه العالية نسبياً، وبالتالي، تميل الدراسات الحديثة إلى تطوير مواد مازة منخفضة التكلفة لإزالة الأصباغ، وتشمل هذه المواد النفايات الزراعية، والنفايات الصلبة الصناعية، والكتل الحيوية، والمعادن الطينية والزبيوليت، وموادها المعلنة لتحسين قدرة الامتراز [6-8]، كما يمكن أيضاً إنتاج الكربون المنشط التجاري الفعال من حيث التكلفة من النفايات الزراعية مثل قشور جوز الهند [9-11]. كما أنه يمكن أيضاً تحسين قدرة امتراز الكربون المنشط التجاري باستخدام مواد كيميائية مختلفة، مثل حمض الفوسفوريك [12]، حمض الكبريتิก [13]، و حمض النيتريك [14] وهيدروكسيد الصوديوم [6].

تهدف الدراسة الحالية إلى مقارنة كفاءة الامتراز للأسطح المحضرة من الطلع الجاف وفحm الطلع المنشط بالحرارة وفحm الطلع المنشط بحمض الفوسفوريك. كما يهدف البحث إلى دراسة آيزوثيرم وثيرموديناميكية وحركية عمليات الامتراز على الأسطح المستخدمة.

الجزء العلمي الكاشف المستخدمة

تم استخدام صبغة الصفرانين ذات الصيغة الكيميائية $C_{20}H_{19}ClN_4$ من Merck (محتوى الصبغة $\leq 685\%$). الصيغة التركيبية لصبغة الصفرانين موضحة بالشكل 1. تم تحضير محلول بتركيز 1000 مجم/لتر بإذابة 1.00 جم في 1000 مل من الماء المقطر. تم تحضير جميع محليلات الدراسة عن طريق تخفيف هذا محلول بالماء

المقطر إلى التركيزات المرغوبة. تم ضبط الرقم الهيدروجيني للمحاليل باستخدام محلول 0.1 مولاري من حمض الهيدروكلوريك و 0.1 مولاري من هيدروكسيد الصوديوم.



شكل 1. الصيغة التركيبية للصفرانين

تقدير تركيز الصبغة

تم تقدير تركيز الصبغة قبل وبعد الاتزان باستخدام جهاز قياس طيف امتصاص الأشعة المرئية عند الطول الموجي (518 نانومتر) من شركة JENWAY (JENWAY Spectrophotometer from JENWAY). مدى التراكيز المستخدم لتحضير منحني التغيير القياسي للصبغة كان 16-2 ملجم/لتر. الرقم الهيدروجيني للمحاليل تم قياسه باستخدام جهاز قياس الرقم الهيدروجيني (3505) من JENWAY.

تحضير المادة المازة

تم جمع أغصان نبات الطلح من مدينة مصراته في أكياس البولي إيثيلين وبعد ذلك تم تنظيفها وغسلها بالماء المقطر وتجفيفها في الشمس، ثم عند درجة حرارة 70 درجة مئوية لمدة 24 ساعة في الفرن. بالنسبة للمسحوق الجاف، تم طحن الأجزاء المجففة ونخلها باستخدام غرابيل قياسية (American Society for Testing and Materials ASTM) للحصول على حجم حبيبات أكبر من 125 ميكرون. أما فحم الطلح فتم تحضيره عن طريق حرق المادة الجافة في فرن عند درجة حرارة 550 درجة مئوية لمدة ساعتين ثم نخلها للحصول على حجم الحبيبات المطلوب. تم التنشيط بالحمض باستخدام مسحوق الطلح المقضم حيث تمت إضافة حمض الفوسфорيك بتركيز 1 مولاري مع التقليب المستمر لمدة ساعة واحدة كما هو موصوف في أبحاث سابقة [15]. تم غسل الخليط بالماء المقطر عدة مرات حتى يعطي رشيح الخليط الرقم الهيدروجيني 7. تم بعد ذلك تجفيف الفحم المنشط بالحمض في فرن عند 110 درجة مئوية.

تجارب الامتزاز

تم دراسة امتزاز صبغة الصفرانين على أسطح الطلح الجاف وفحم الطلح المنشط بالحرارة وفحم الطلح المنشط بالحمض باستخدام طريقة الامتزاز بالدفعة. في دراسة تأثير الرقم الهيدروجيني تم استخدام 0.1 جم من المادة المازة (في حالة المسحوق الجاف) و 1.0 جم (في حالة الفحم المنشط)، في 50 مل من محلول الصبغة بتركيز 3.0 ملجم/لتر، وكان زمن الرج 30 دقيقة بسرعة 150 دورة/دقيقة. تم دراسة مدى الرقم الهيدروجيني من 0.13.

في حالة دراسة تأثير الزمن تم استخدام نفس الكمية من المادة المازة والتركيز وحجم محلول كما في حالة دراسة تأثير الرقم الهيدروجيني، كما تم ضبط الرقم الهيدروجيني بناء على التجربة السابقة. كانت الفترة الزمنية المدروسة في هذه الدراسة من 0 - 60 دقيقة.

من أجل دراسة تأثير التركيز على عملية الامتزاز، تم استخدام مدى تراكيز من 5.0 - 300 ملجم/لتر، باستخدام كمية المادة المازة وحجم محلول كما في حالة التجربة السابقة، وتم ضبط الرقم الهيدروجيني وזמן الرج بناء على معايير.

عند دراسة تأثير كمية المادة المازة، كان المدى المستخدم من 0.05 - 1.00 جم من المادة المازة، بينما حجم محلول التركيز والزمن والرقم الهيدروجيني كان بناء على ما تم الحصول عليه فيما سبق. أخيراً في دراسة تأثير درجة الحرارة، كان المدى المستخدم من 25 - 60 درجة مئوية، بينما المتغيرات الأخرى فكانت بناء على أفضل النتائج السابقة.

في جميع التجارب التي تم إجراؤها يتم ترشيح المحاليل بعد اكمال الامتزاز باستخدام ورق ترشيح، ثم يتم قياس امتصاص محلول عند الطول الموجي 518 نانومتر، ومن قيمة الامتصاص يتم حساب تركيز الصبغة المتبقية في محلول (C_e). من أجل دراسة تأثير العوامل المدروسة على عملية الامتزاز تم حساب نسبة الامتزاز (%)R [16]:

$$\% R = \frac{C_o - C_e}{C_o} \times 100 \quad (1)$$

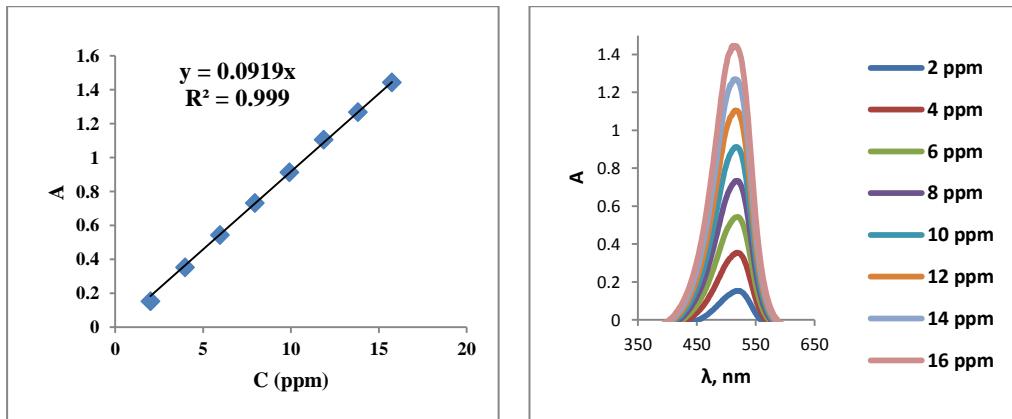
حيث أن (C_o): تمثل التركيز الابتدائي المستخدم للصبغة.
 كما تم أيضا حساب سعة الامتراز (Q_e) من المعادلة التالية [16]:

$$Q_e = \frac{C_o - C_e}{M} \times V \quad (2)$$

حيث (V): تمثل حجم محلول باللتر ، (M): كتلة المادة المازة بالграмм.

النتائج و المناقشة

الشكل 2 يمثل طيف امتصاص صبغة الصفرانين بتركيز مختلف من 2.0 ملجم/لتر إلى 16 ملجم/لتر ، حيث نلاحظ أن قيمة الامتصاص كانت عند الطول الموجي 518 نانومتر. و يرسم العلاقة بين قيمة التركيز ضد الامتصاص المقاس عند الطول الموجي 518 نانومتر (منحنى التعبير القياسي) حصلنا على خط مستقيم الموضح في الشكل 3، وبمعامل ارتباط ($R^2 = 0.999$)، و معادلة الخط المستقيم $y = 0.0919X$ ، والتي منها يمكن حساب التركيز من خلال قيمة امتصاص المحلول.



شكل 3. منحنى التعبير القياسي لصبغة الصفرانين عند تراكيز مختلف

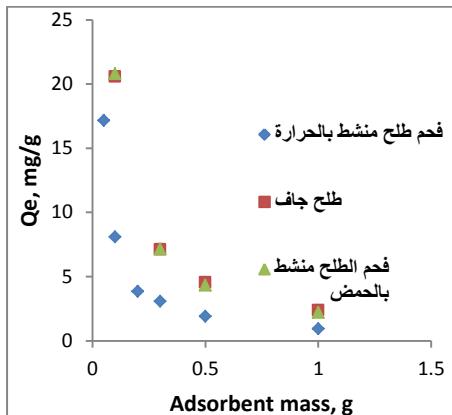
شكل 2. طيف امتصاص صبغة الصفرانين عند تراكيز مختلف

تأثير الرقم الهيدروجيني (pH)

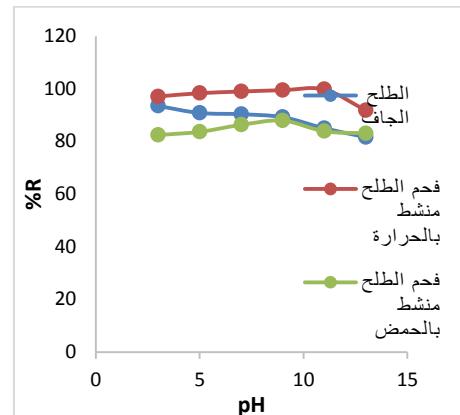
يتأثر امتراز صبغة الصفرانين من محلولها المائي بالرقم الهيدروجيني، حيث يعتبر الرقم الهيدروجيني من أهم العوامل التي تتحكم في عملية امتراز المواد العضوية. تمت مراقبة امتراز صبغة الصفرانين على الأسطح المازة عند المدى من الرقم الهيدروجيني من 3.0 إلى 13.0 كما هو موضح في الشكل 4. لوحظ انخفاض طفيف لنسبة امتراز عند قيم pH الحامضية (أقل من 4.0) في حالة الفحم المننشط بالحرارة والحمض، بينما انخفضت مع زيادة الرقم الهيدروجيني في حالة المسحوق الجاف. وصلت كفاءة إزالة الصفرانين إلى القيم القصوى 99.5 % و 88.0 % عند الرقم الهيدروجين 9.0 في حالة الفحم المننشط و 93.5 % عند الرقم الهيدروجيني 4.0 في حالة المسحوق الجاف، عند مدى الرقم الهيدروجيني بين 4.0 و 10.0، ظلت كفاءة إزالة صبغة الصفرانين ثابتة تقريباً. إذا كان التجاذب الكهربائي هو الآلية الوحيدة المسؤولة عن امتراز الصبغة، فإن كفاءة الإزالة تكون في حدودها القصوى في الوسط الحمضي و القاعدي الضعيف تسبباً (4 - 9). عند هذه القيم يكون سطح المادة المازة مشحونة سالبة بينما تكون الصبغة مشحونة بشحنة موجبة. في الوسط الحمضي القوي (أقل من 3.0) من المتوقع أن تنخفض كفاءة الإزالة، بسبب المنافسة بين أيونات الهيدروجين وأيونات الصبغة المشحونة على موقع الامتراز الشاغرة، مما يؤدي إلى انخفاض في امتراز الصبغة [17]. في الوسط القاعدي (أكبر من 10) تقل شحنة الصبغة الموجبة بسبب زيادة تركيز أيونات الهيدروجين وأكسيد السالبة مما يؤدي إلى نقص التجاذب بينها وبين الأسطح المازة مما يؤدي إلى نقص كفاءة الامتراز.

تأثير كمية المادة المازة

تعد كمية المادة المازة من المتغيرات المهمة لأنه يحدد السعة القصوى لامتصار الصبغة. تم دراسة سعة الامتصار لجزيئات الصفرانين كدالة لسعة الامتصار على الأسطح المدروسة كما وضح بالشكل 5، حيث يلاحظ أن سعة امتصار الصبغة انخفض مع زيادة كمية المادة المازة وتم الحصول على أقصى سعة باستدام 0.1 جم من المادة المازة. يمكن تفسير هذه النتيجة بحقيقة أن موقع الامتصار على الأسطح المازة لا تزال غير مشبعة أثناء عملية الامتصار، في حين تزداد عدد المواقع المتاحة للأمتصار عن طريق زيادة كمية المادة المازة. في التجارب اللاحقة، تم اعتبار أن 0.1 جم هي الكمية المثالية لتحقيق سعة الامتصار القصوى للصبغة.



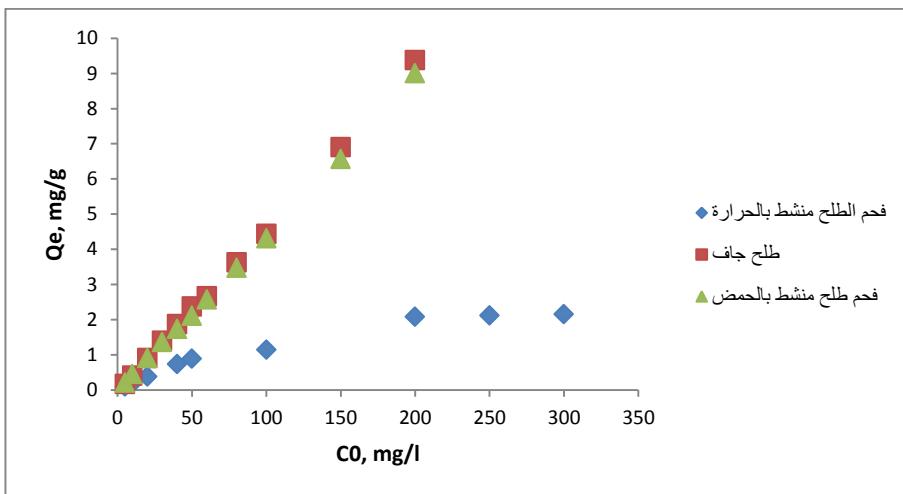
شكل 5. تأثير كمية المادة المازة على عملية الامتصار



شكل 4. تأثير الرقم الهيدروجيني على عملية الامتصار

تأثير التركيز الابتدائي على عملية الامتصار

تم دراسة تأثير التركيز على الأسطح المدروسة على سعة الامتصار باستخدام مدى تركيز من 5.0 – 300 ملجم/لتر، كما هو موضح بالشكل 6. يلاحظ من الشكل ارتفاع سعة الامتصار مع زيادة التركيز. يمكن أن يعزى ذلك إلى أن عملية الامتصار تكون ممكنة عند التركيز المنخفضة ولكن مع زيادة التركيز فإن القوة الدافعة لعملية الامتصار تزداد أيضاً، مما يؤدي إلى تفضيل عملية الامتصار مع زيادة التركيز، كما أن التفاعل بين أيونات الصفرانين الموجبة وموقع الامتصار يزداد مع زيادة التركيز.



شكل 6. تأثير التركيز على سعة الامتصار على السطح المدروسة آيزوثيرم الامتصار

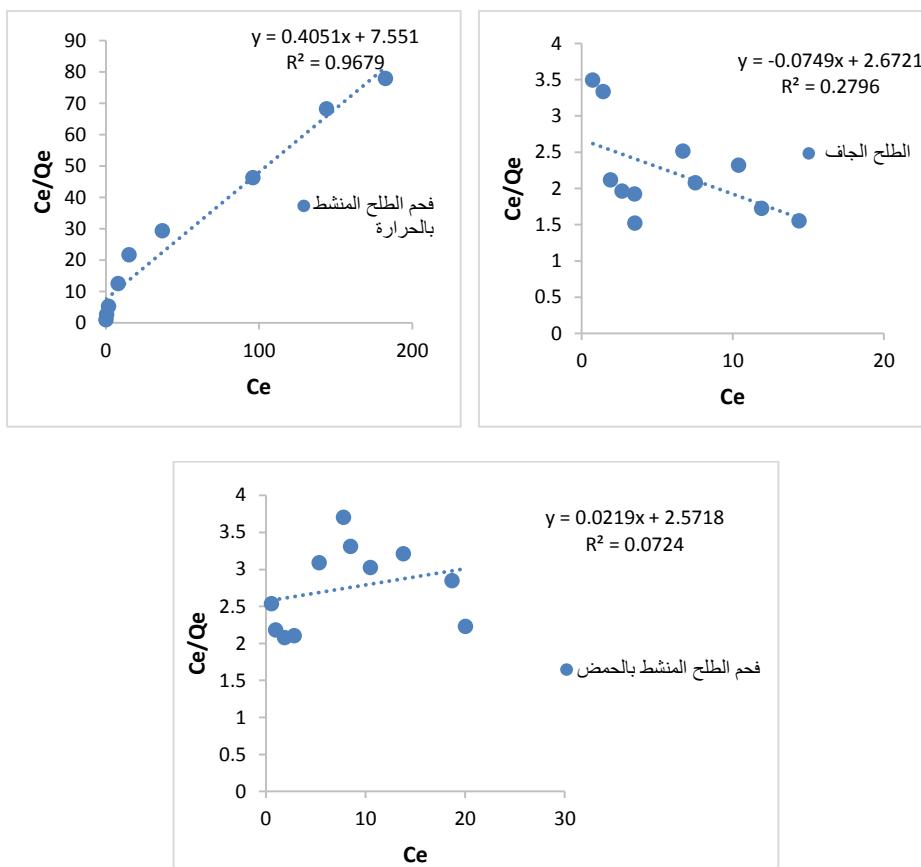
يصف آيزوثيرم الامتاز نسبة الجزيئات الممتزة التي سوف تتوزع بين الطورين السائل والصلب عند الانزام. امتاز صبغة الصفرانين على أسطح الطلع الجاف وفحm الطلع المنشط بالحرارة والحمض تمت مطابقتها مع نموذجي فرويندليش و لانجمايير لامتاز.

نموذج لانجمايير

حيث يفترض حدوث امتاز أحادي الطبقة على سطح متجانس يحتوي على عدد محدود من مواقع الامتاز. وحيث أنه باحتلال هذا الموقع لن يحدث امتازاً إضافياً عليه، سوف يحدث تشبع للسطح ويكون عندها أقصى امتاز يمكن حدوثه على هذا السطح. الشكل الخطي لنموذج لانجمايير يمكن التعبير عنه بالمعادلة 3 التالية [18] :

$$\frac{C_e}{Q_e} = \frac{1}{b Q_m} + \frac{C_e}{Q_m} \quad (3)$$

حيث b ثابت لانجمايير وهو مرتبط بطاقة الامتاز (Q_m) (L.mg/g)، Q_e سعة الامتاز (mg/g) و C_e تركيز الصبغة المتبقى في محلول عند الانزام. قيم كل من Q_m و b يمكن حسابها من خلال الميل و نقطة التقاطع للعلاقة الخطية بين كل من C_e/Q_e و C_e ، كما هو موضح بالشكل 7. قيم كل من Q_m و b ومعامل الارتباط R^2 المتحصل عليها موضحة بالجدول 1. من خلال قيم معامل الارتباط المتحصل عليها يتضح أن نموذج لانجمايير لامتاز غير ملائم لأنظمة المدروسة عدا حالة امتاز صبغة الصفرانين على سطح فهم الطلع المنشط بالحرارة حيث كانت قيمته أكبر من 0.9، مما يدل على ملاءمتها لهذا النظام.



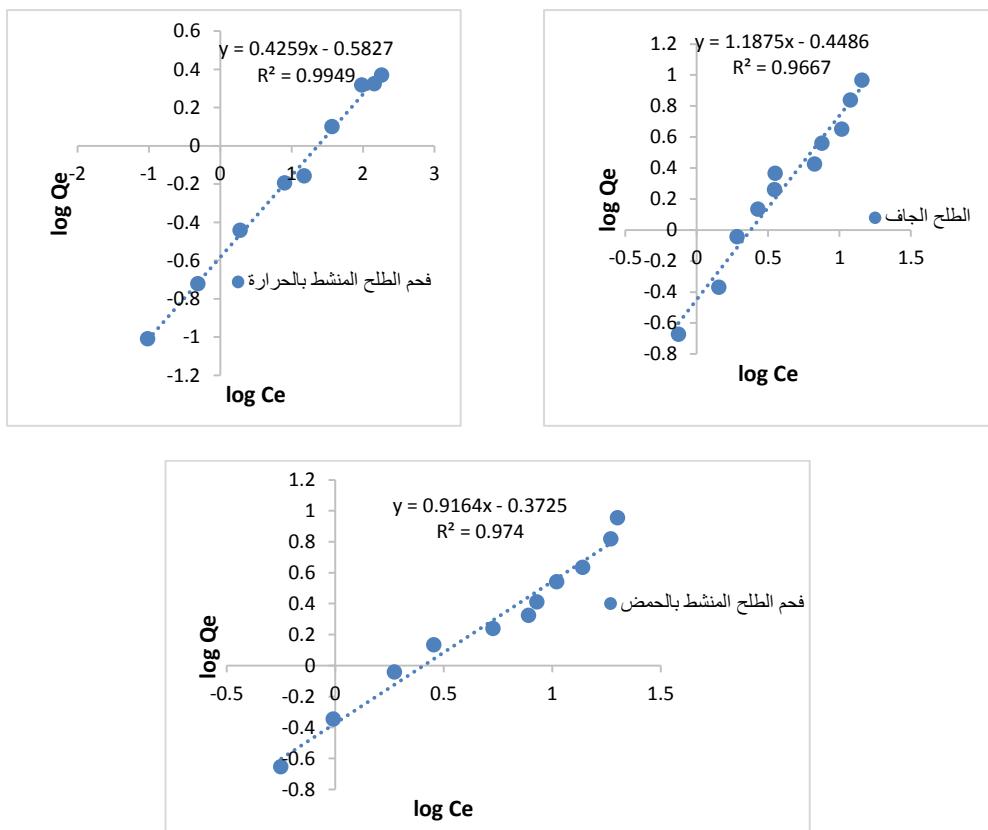
شكل 7. نموذج لانجمايير الخطي لأنظمة الامتاز المدروسة

نموذج فرويندليش

وهو من العلاقات المشهورة التي تستخدم لوصف عملية الامتاز. هذا النموذج يطبق على عمليات الامتاز على الأسطح غير المتجلسة. أيضاً يقترح النموذج أن طاقة الامتاز تتناقص أسيّا حتى اكتمال عملية الامتاز. هذا النموذج يعطي معادلة تجريبية يمكن تطبيقها على الأنظمة غير المتجلسة، والمعادلة الخطية لفرويندليش تأخذ الشكل التالي [18، 19]:

$$\log Q_e = \log K_f + \frac{1}{n} \log C_e \quad (4)$$

حيث أن K_f هي ثابت فرويندليش وهو مرتبط بطاقة الترابط. $1/n$ معامل عدم التجانس و n (g/L) هي مقاييس للانحراف عن خطية الامتاز. يمكن حساب ثوابت فرويندليش من خلال الميل و نقطة تقاطع العلاقة البيانية بين $\log Q_e$ ضد $\log C_e$ كما هو موضح بالشكل 8. حيث أن n تمثل درجة الانحراف عن خطية بين تركيز المحلول والامتاز ، فإذا كانت $n = 1$ فإن الامتاز يكون خطيا، وإذا كانت $n < 1$ فإن الامتاز يكون عملية كيميائية، وإذا كانت $n > 1$ فإن الامتاز يكون عملية فيزيائية. قيمة n في معادلة فرويندليش وجد أنها أقل من 1.0 (0.842) (جدول 1) للطاح الجاف بينما كانت أكبر من 1.0 في حالة فحم الطاح المنشط بالحرارة والحمض (1.091، 2.348)، مما يدل على أن امتراز الصفرانيين على أسطح الطاح الجاف هو عملية فيزيائية كما أنه عملية مضطبة، بينما على أسطح فحم الطاح المنشط كانت عملية كيميائية. وحيث قيم معاملات الارتباط للمعادلات الخطية الثلاث (امتاز الصفرانيين على الأسطح الثلاث) كانت أكبر من 0.9 ، مما يدل على ملاءمة نموذج فرويندليش لوصف أنظمة الامتاز الثلاث. قيم ثوابت فرويندليش في المعادلة الخطية موضحة بالجدول 1.



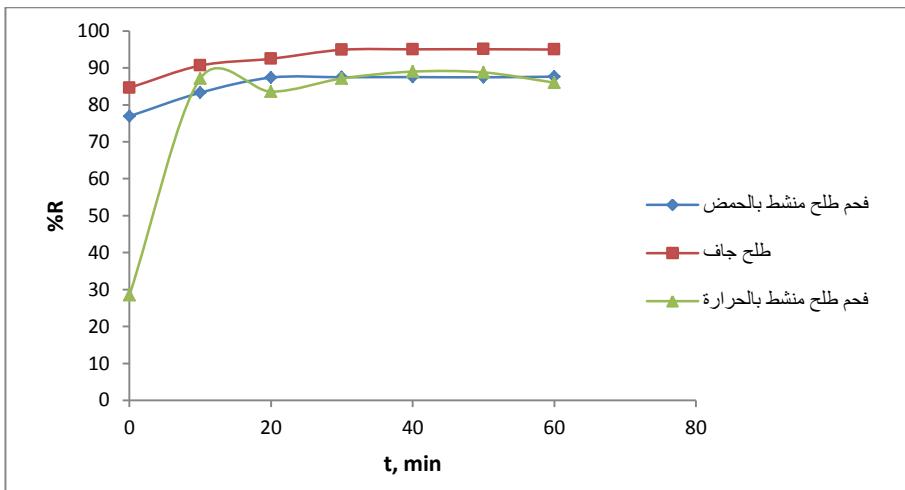
شكل 8. نموذج فرويندليش لأنظمة الامتاز المدرستة

جدول 1. ثوابت لانجمابير و فرويندليش لامتراز الصفرانين على الأسطح المدرسوة

Langmuir	Q_m (mg/g)	b (L.mg ⁻¹)	R^2
الطلح الجاف	13.35	0.028	0.2796
فحm الطلح المنشط بالحرارة	2.47	0.054	0.9679
فحm الطلح المنشط بالحمض	45.66	0.009	0.0724
Freundlich	K_f (L.mg ⁻¹)	n (g/L)	R^2
الطلح الجاف	0.356	0.842	0.9667
فحm الطلح المنشط بالحرارة	0.261	2.348	0.9949
فحm الطلح المنشط بالحمض	0.424	1.091	0.9740

تأثير الزمن و حرکية الامتراز

يعتبر عامل الزمن من المتغيرات المهمة في تجارب الامتراز بالدفع، ولهذا تمت دراسته في عملية امتراز صبغة الصفرانين على أسطح الطلح الجاف وفحm الطلح المنشط بالحمض وبالحرارة. الشكل 9 يوضح أن نسبة امتراز الصفرانين على الأسطح المدرسوة تزداد بشكل ملحوظ مع الزمن إلى زمن 30 دقيقة حيث تثبت النسبة ولا تتغير، مما يدل على وصول هذه الأنظمة إلى حالة الاتزان. إذا فإن هذا الزمن تم اختياره عند دراسة باقي العوامل الأخرى.


شكل 9. تأثير الزمن على عملية الامتراز

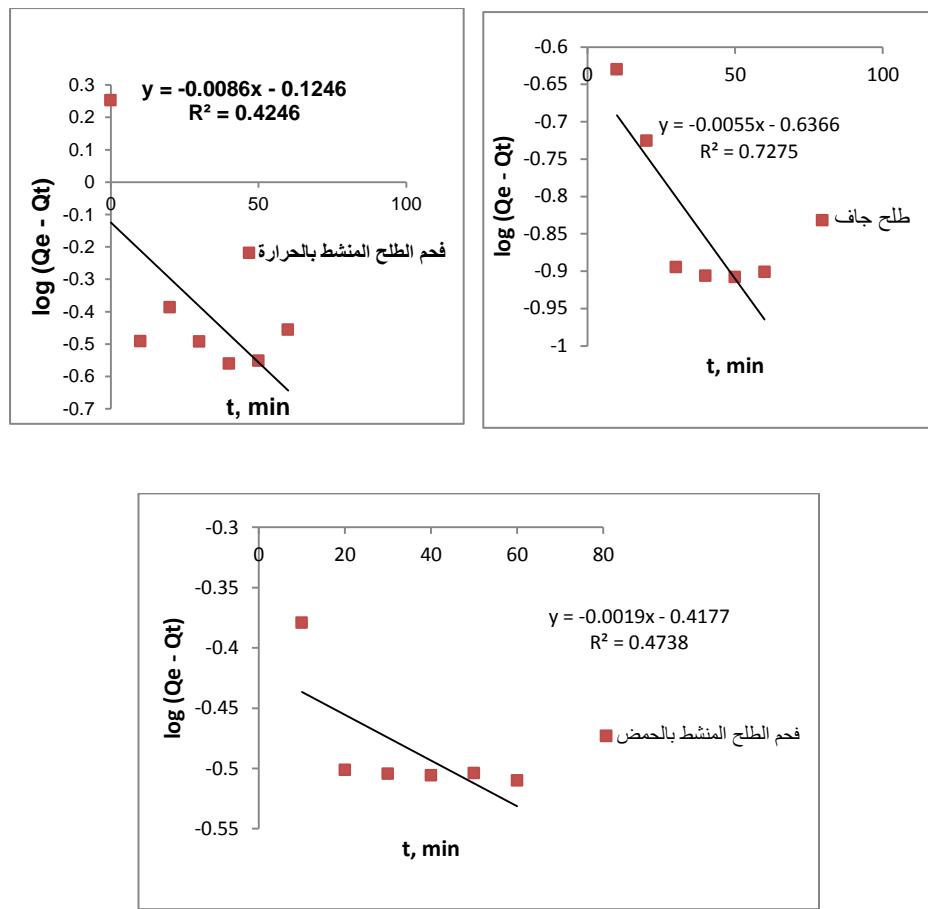
دراسة حرکية الامتراز

من أجل دراسة حرکية أنظمة الامتراز تحت الدراسة، تم اختيار اثنان من النماذج الحرکية، الرتبة الأولى والرتبة الثانية، من أجل دراسة ملائمتها للأنظمة المدرسوة. معادلة الرتبة الأولى المقترنة من لاجرجرن [20] يمكن التعبير عنها كالتالي:

$$\frac{dQ_t}{dt} = k_1 (Q_e - Q_t) \quad (5)$$

حيث Q_e و Q_t هما سعة الامتراز عند الاتزان وعند الزمن t على التوالي. k_1 ثابت معدل السرعة للرتبة الأولى لعملية الامتراز. الشكل النهائي للمعادلة (5) عند الحدود من 0 إلى Q_e ، وعند 0 إلى $t = 0$ يصبح كالتالي:

$$\log (Q_e - Q_t) = \log Q_e - \frac{k_1}{2.303} t \quad (6)$$



شكل 10. نموذج الرتبة الأولى لأنظمة الامتاز المدروسة

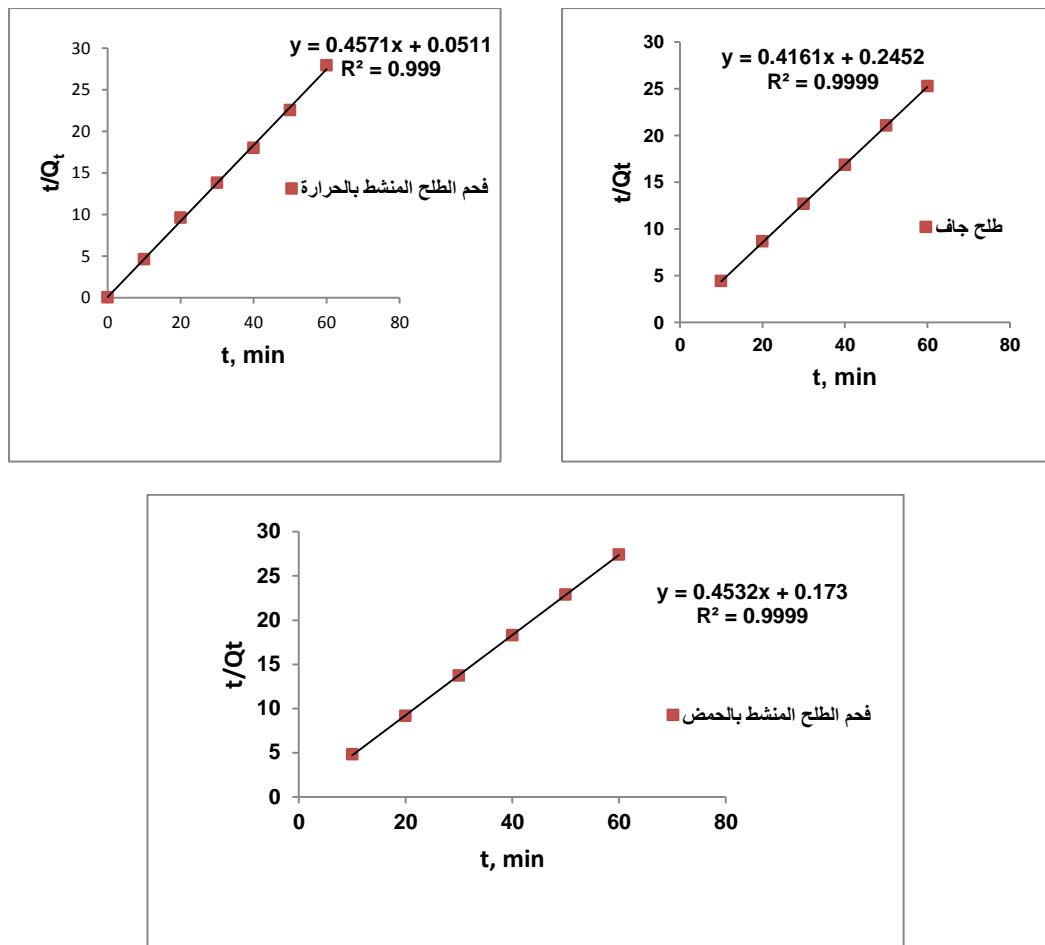
إذا كان نموذج الرتبة الأولى ملائماً للنتائج العملية المتحصل عليها، فإن رسم العلاقة البيانية بين $\log(Q_e - Q_t)$ ضد الزمن t يعطي علاقة خطية. وبمطابقة النتائج العملية المتحصل عليها مع الشكل النهائي لمعادلة الرتبة الأولى (6)، كما هو موضح بالشكل 10، نلاحظ عدم ملاءمة هذا النموذج لأنظمة الامتاز المدروسة وذلك من خلال قيم معامل الارتباط المنخفضة ($0.42 - 0.72$)، الموضحة بالجدول 2. بالنسبة لمعادلة الرتبة الثانية التي استخدمت لتحليل حركة الامتاز لأنظمة المدروسة يمكن التعبير عنها كالتالي [20]:

$$\frac{dQ_t}{dt} = k_2 (Q_e - Q_t) \quad (7)$$

عند الحدود من $0 = Q_t$ إلى Q_e ، و عند $t = 0$ يصبح الشكل النهائي لمعادلة كالتالي:

$$\frac{t}{Q_t} = \frac{1}{k_2 Q_e^2} + \frac{1}{Q_e} t \quad (8)$$

حيث k_2 ثابت معدل سرعة الرتبة الثانية للامتاز (.g/mg.min)



شكل 11. نموذج الرتبة الثانية لأنظمة الامتاز المدروسة

وإذا كان نموذج الرتبة الثانية ملائماً لأنظمة المدروسة، فإن العلاقة البيانية بين t/Q_t ضد الزمن t يجب أن تكون علاقة خطية، و الذي يمكن من خلاله حساب الثوابت Q_e و k_2 عن طريق ميل الخط المستقيم و نقطة التقاطع. من الشكل 11 نلاحظ أن هذا النموذج يتتطابق بدرجة كبيرة مع النتائج العملية المتحصل عليها لأنظمة الامتاز تحت الدراسة، حيث معاملات الارتباط R^2 للعلاقات الثلاثة كانت قريبة من 1.00 (أكبر من 0.999) للأنظمة الثلاث. قيم سعة الامتاز عند الاتزان Q_e و ثوابت المعدل للرتبة الثانية k_2 موضحة بالجدول 2.

جدول 2. المعاملات الحرارية للرتبة الأولى والثانية لأنظمة الامتاز المدروسة

الرتبة الأولى	Q_e	$k_1(1/\text{min})$	R^2
الطاح الجاف	0.231	0.0055	0.7275
فحم الطاح المننشط بالحرارة	0.751	0.0086	0.4246
فحم الطاح المننشط بالحمض	0.382	0.0019	0.4738
الرتبة الثانية	Q_e	$k_2 (\text{g}/\text{mg min})$	R^2
الطاح الجاف	2.40	0.708	0.9999
فحم الطاح المننشط بالحرارة	2.19	4.080	0.9990
فحم الطاح المننشط بالحمض	2.21	1.184	0.9999

تأثير درجة الحرارة وثيرموديناميكية الامتزاز

أجريت دراسة تأثير درجة الحرارة على امتراز الصبغات المدروسة على أسطح الطاح الجاف وفحm الطاح المنشط بالحرارة والمنشط بالحمض. حيث تم تقدير سعة الامتراز عند خمس درجات حرارة مختلفة وهي: 298 – 303 – 313 – 313 – 323 K. يلاحظ أن سعة الامتراز تقل مع زيادة درجة الحرارة. من أجل وصف ثيرموديناميكية عملية الامتراز يتم حساب الثواب التأبث الثيرموديناميكية المضمنة لكل من: التغير في الطاقة الحرية (ΔH°)، التغير في المحتوى الحراري (ΔH°)، التغير في الإنترودي (ΔG°)، باستخدام المعادلات التالية [21]:

$$\Delta G^\circ = -RT \ln K_D \quad (9)$$

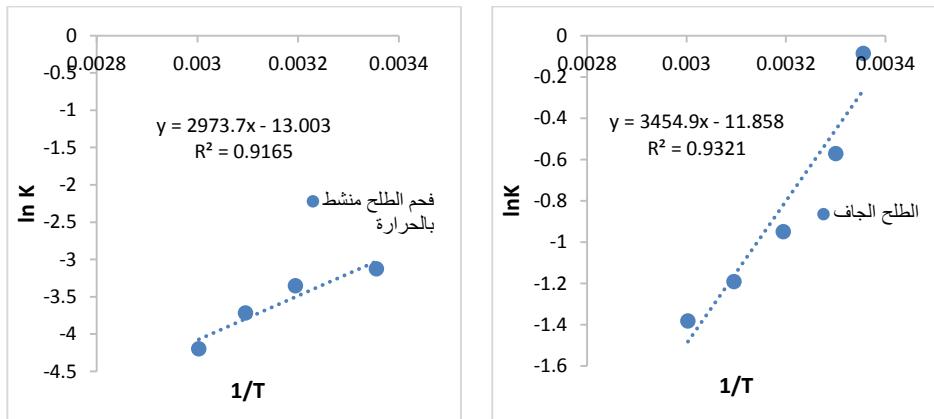
حيث R ثابت الغازات العام (J/mol K) 8.314 ، T درجة الحرارة المطلقة، K_D ثابت التوزيع. يمكن ربط التغير في الطاقة الحرية مع التغير في المحتوى الحراري والتغير في الإنترودي عند درجة حرارة ثابتة باستخدام معادلة فانت هوف [21]:

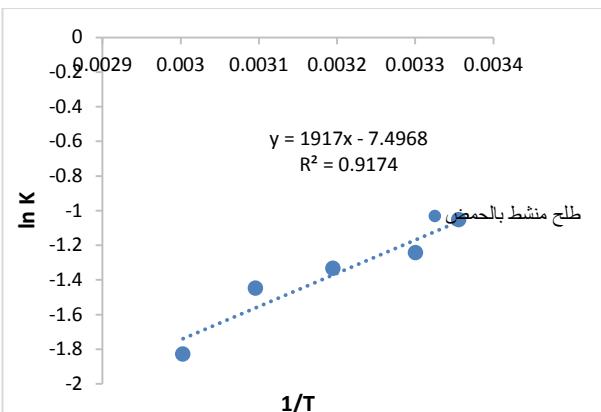
$$\Delta G^\circ = \Delta H^\circ - T \Delta S^\circ \quad (10)$$

يمكن دمج المعادلتين (9) و (10) في المعادلة التالية:

$$\ln K_D = -\frac{\Delta H^\circ}{RT} + \frac{\Delta S^\circ}{R} \quad (11)$$

يمكن حساب قيم التغير في المحتوى الحراري (ΔH°) والتغير في الإنترودي (ΔS°) من خلال الميل ونقطة التقاطع للعلاقة البيانية بين $\ln K_D$ ضد $1/T$ (شكل 12). تم حساب الدوال الثيرموديناميكية لعملية امتراز الصفرانين على أسطح الطاح الجاف وفحm الطاح المنشط بالحرارة والمنشط بالحمض وأدرجت في الجدول 3. قيم التغير في الطاقة الحرية (ΔG°) تم حسابها عند درجة الحرارة K 298. 298 K السالبة تدل على أن عملية الامتراز طارد للحرارة، كما أن قيم (ΔS°) السالبة تدل على نقص العشوائية في عملية الامتراز، بينما يلاحظ أن قيم ΔG° كانت موجبة وهذا يدل على أن عملية الامتراز تكون ثقافية عند درجات الحرارة المنخفضة.





شكل 12. تأثير درجة الحرارة على امتراز صبغة الصفرانين على الأسطح المدروسة

جدول 3 الدوال التhermodinamيكية لعملية امتراز صبغة الصفرانين على الأسطح المدروسة

السطح الماز	ΔG° (KJ.mol ⁻¹)	ΔH° (KJ.mol ⁻¹)	ΔS° (KJ.K ⁻¹ .mol ⁻¹)	R ²
الطاح الجاف	0.78	-28.72	-0.099	0.9321
فحm الطاح المنشط بالحرارة	7.46	-24.72	-0.108	0.9165
فحm الطاح المنشط بالحمض	2.54	-15.94	-0.062	0.9174

الاستنتاج

بناء على نتائج هذا البحث تبين أن نبات الطاح يمكن استخدامه كمادة رخيصة الثمن في التخلص بفعالية من صبغة الصفرانين من محاليلها المائية، ونسبة الاستخلاص تتأثر بكل من قيمة pH للمحلول، كمية المادة المازية، التركيز الابتدائي. لوحظ أيضاً أن أbizوثيرام الامتراز يتبع معادلة فريندش وغير ملائم مع نموذج لانجمايير. دراسة تأثير درجة الحرارة بينت أن امتراز الصبغة على هذه الأسطح هو عملية طاردة للحرارة، وهو عملية تلقائية عند درجات الحرارة المنخفضة. أخيراً دراسة حركة الامتراز أوضحت أنها تتبع تفاعلات الرتبة الثانية.

المراجع

- Shu, J., Wang, Z., Huang, Y., Huang, N., Ren, C., & Zhang, W. (2015) Adsorption removal of Congo red from aqueous solution by polyhedral Cu₂O nanoparticles: kinetics, isotherms, thermodynamics and mechanism analysis. *Journal of Alloys and Compounds*, 633, 338–346.
- Tap Van, H., Nguyen, T. M. P., & Thao, V. T., Vu, X. H., Nguyen, T. V., Nguyen, L. H. (2018). Applying Activated Carbon Derived from Coconut Shell Loaded by Silver Nanoparticles to Remove Methylene Blue in Aqueous Solution, Water Air Soil Pollut, 229 (12), 393
- Hamadi, A. A., Uraz, G., Ö, H.K.a, & Osmanağaoğlu. (2017). Adsorption of Azo Dyes from Textile Wastewater by Spirulina Platensis. *Eurasian Journal of Environmental Research*, 1, 19–27.
- Chen, Y., Lin, Y.-C., Ho, S.-H., Zhou, Y. & Ren, N.-q. (2018). Highly efficient adsorption of dyes by biochar derived from pigments-extracted macroalgae pyrolyzed at different temperature, *Bioresource Technology*, 259, 104-110.
- De Castro, M.L.F.A., Abad, M.L.B., Sumalinog, D.A.G., Abarca, R.R.M., Paoprasert, P. & de Luna, M.D.G. (2018). Adsorption of methylene blue dye and Cu (II) ions on EDTA-modified bentonite: isotherm, kinetic and thermodynamic studies. *Sustainable Environment Research*, *Sustainable Environment Research*, 28 (5), 197-205.
- Vu, T. M., Trinh, V. T., Doan, D. P., Van, H. T., Nguyen, T. V., Vigneswaran, S., & Ngo, H. H. (2017). Removing ammonium from water using modified corncob-biochar. *Science of the Total Environment*, 579, 612–619.

- 7) Alkherraz, A. M., Ali, A. K., Elsherif, K. M., (2020). Equilibrium and thermodynamic studies of Pb(II), Zn(II), Cu(II) and Cd(II) adsorption onto mesembryanthemum activated carbon, *Journal of Medicinal and Chemical Sciences*, 3, 1-10
- 8) Elsherif, K. M., El-Dali1, A., Alkarewi, A. A., Ewlad-Ahmed, A. M., and Treban, A. (2021). Adsorption of crystal violet dye onto olive leaves powder: Equilibrium and kinetic studies, *Chemistry International* 7(2), 79-89
- 9) Benaouda, B., Benderdouche, N., Benstaali, B., Mostefa, B& . Addou, A. (2008). Methylene blue and iodine adsorption onto an activated desert plant, *Bioresource Technology*, 99 (17), 8441–8444.
- 10) Raposo, F., De La Rubia, M. A., & Borja, R. (2009). Methylene blue number as useful indicator to evaluate the adsorptive capacity of granular activated carbon in batch mode: influence of adsorbate/adsorbent mass ratio and particle size. *Journal of Hazardous Materials*, 165, 291–299.
- 11) Alkherraz, A. M., Ali, A. K., and Elsherif, K. M., (2020). Removal of Pb(II), Zn(II), Cu(II) and Cd(II) from aqueous solutions by adsorption onto olive branches activated carbon: Equilibrium and thermodynamic studies, *Chemistry International*, 6(1), 11-20
- 12) Fierro, V., Torné-Fernández, V., & Celzard, A. (2006). Kraft lignin as a precursor for microporous activated carbons prepared by impregnation with ortho-phosphoric acid: synthesis and textural characterisation. *Microporous and Mesoporous Materials*, 92, 243–250.
- 13) Singh, C. K., Sahu, J. N., Mahalik, K. K., Mohanty, C. R., Mohan, B. R., & Meikap, B. C. (2008). Studies on the removal of Pb (II) from wastewater by activated carbon developed from, Tamarind wood activated with sulphuric acid. *Journal of Hazardous Materials*, 153, 221–228.
- 14) Lopes, A. S.d. C., Carvalho, S. M. L.o.d., Brasil, D.d. S. B. Mendes, R.d. A., & Lima, M. O. (2015). Surface modification of commercial activated carbon (CAG) for the adsorption of benzene and toluene. *American Journal of Analytical Chemistry*, 528–538.
- 15) Demirbas, A. (2004). Effects of temperature and particle size on bio-char yield from pyrolysis of agricultural residues, *Journal of Analytical and Applied Pyrolysis*. 72 (2), 243-248
- 16) Elsherif, K. M., El-Hashani, A., Haider, I., (2018). Equilibrium and Kinetic Studies of Cu (II) Biosorption Onto Waste Tea and Coffee Powder (WTCP), *Iranian Journal of Analytical Chemistry*, 5 (2), 31-38
- 17) Pathania, D., Sharma, S., & Singh, P. (2017). Removal of methylene blue by adsorption onto activated carbon developed from Ficus carica bast. *Arabian Journal of Chemistry*, 10, S1445–S1451.
- 18) Elsherif, K. M., Ewlad-Ahmed, A. M., and Treban, A. (2017). Removal Of Fe (III), Cu (II), And Co(II) From Aqueous Solutions By Orange Peels Powder: Equilibrium Study, *World Journal of Biochemistry and Molecular Biology*, 2 (6), 46-51
- 19) Elsherif, K. M., Ewlad-Ahmed, A. M., and Treban, A. (2017). Biosorption Studies Of Fe (III), Cu (II), And Co (II) From Aqueous Solutions By Olive Leaves Powder, *Applied Journal of Environmental Engineering Science*, 3 (4), 341-352
- 20) Elsherif, K. M., El-Hashani, A., Haider, I., (2019). Biosorption of Co (II) ions from aqueous solution onto coffee and tea powder: Equilibrium and kinetic studies, *Journal of Fundamental and Applied Sciences*, 11 (1), 65-81
- 21) Farhan, A.M., Salem, N.M., Ahmad, A.L., Awwad, A.M. (2012). Kinetic, equilibrium and thermodynamic studies of the biosorption of heavy metals by Ceratonia Siliqua Bark, *American Journal of Analytical Chemistry* 2(6), 335-342.

Study of Isotherms, Thermodynamics, and Kinetics of Safranine Adsorption onto Surfaces prepared from Acasia Plant

Abdulfattah M. Alkherraz¹, Khaled M. Elsherif², Najah A. Bleebu.¹

¹Chemistry Department, Faculty of Sciences, Misurata University, Misurata, Libya

²Chemistry Department, Faculty of Sciences, University of Benghazi, Benghazi, Libya

abdoalkherraz@sci.misuratau.edu.ly

elsherif27@yahoo.com

Abstract:

The subject of the present study included the study of isotherms, kinetics and thermodynamics of adsorption of safranine dye onto three surfaces prepared from the acacia plant, which are dry powder and heat and acid activated charcoal powder. UV-Vis spectrophotometer was used to estimate the dye concentration before and after adsorption. Factors affecting adsorption were studied: time, pH, amount of adsorbent, dye initial concentration, and temperature. The adsorption isotherm was also studied where the results indicated that the adsorption isotherms are similar to the Freundlich isotherms, and are inconsistent with the Langmuir equation, based on the correlation coefficient of the linear equations. Also, the effect of time on adsorption and adsorption kinetics was studied, where the results indicated that the adsorption process is of the second order. The effect of temperature on adsorption was also studied, as the results indicated that the adsorption decreases with increasing temperature, meaning that the process is exothermic. The results of the effect of the pH on the extraction percentage showed that the highest percentage was between pH = 4 and pH = 9.

Keywords: Adsorption, Safranine dye, Isotherms, Kinetics, Thermodynamic Parameters.
