

إزالة الانلین، بارا هیدروکسی انلین، بارانايتروانلین و بارا کلورو انلین من

فضلات المياه الصناعية باستعمال فحم قشور البندق

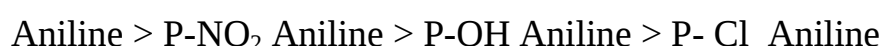
عباس حمود الخفاجي ، لقاء حسين كاظم

جامعة الكوفة /كلية التربية للبنات/قسم الكيمياء

E-mail: lekaa_hk07 @ yahoo. Com

الخلاصة:-

في هذه الدراسة استخدم الفحم المنشط المشتق من قشور البندق كسطح ماز لإزالة الانلین، بارا هیدروکسی انلین، بارانايتروانلین و بارا کلورو انلین من المحاليل المائية حيث لوحظ من الدراسة ان الامتزاز يزداد بزيادة الدالة الحامضية حيث وجد ان اعظم دالة حامضية كانت عند $PH=2$ بالنسبة إلى $[p-NO_2, \text{aniline}, p-Cl \text{ aniline}]$ ، $PH=3$ بالنسبة إلى $[p-OH \text{ aniline}]$ و $PH=4$ بالنسبة للانلین وكان زمن الاتزان للمحاليل عند (١.٥-٣) ساعة ، كما جرت دراسة تأثير المجاميع الدافعة والساحبة للالكترونات المعوضة على الحلقة الاورماتية وقد وجد ان هناك انخفاض في سعة امتزاز المشتقات مقارنة بالمركب الأصلي وفق الترتيب الآتي:-



وأوضحت نتائج الدراسة تأثير فحم قشور البندق في إزالة الانلین ومشتقاته حيث وجد ان مقدار تغطية السطح بحدود (٩٤-٨٧) % من المحاليل المائية وبينت ان الامتزاز يطابق ايزوثيرمات فرندلش ولانكماير ضمن حدود التراكيز المدروسة ومن النتائج المستحصلة ظهر أن الايزوثيرمات تبعا لتصنيف جيلز هي (S_3, S_4) ، وتم حساب القيم الترموديناميكية للمركبات المدروسة مثل ΔH , ΔG , ΔS .

Introduction:-

المقدمة :-

تشكل المركبات العضوية جزء مهما من مكونات مياه الفضلات الصناعية كالأminات الاليفاتية و الاورماتية ومشتقاتهما وتعد من الملوثات الأساسية والعالية الخطورة للحياة من حيث تأثيراتها البعيدة المدى ، اذ تعد صنفا مهما من الملوثات العضوية الموجودة في فضلات المياه الصناعية التي تطرح من قبل المصانع ، لذا يجب إزالتها من تلك المياه قبل تصريفها إلى البيئة لكون البعض منها يسبب إمرضا سرطانية [١-٢]، ويتفاعل البعض الآخر منها مع المركبات العضوية الموجودة في جسم الكائن الحي حيث تدخل في تركيب البروتينات والإنزيمات والهرمونات ، كما وتمتص من قبل الجلد مسببة حروقا شديدة وتتأكسد في الجو متحولة من مواد عديمة اللون إلى مواد ملونة [٣-٥] .

وتعد الأminات من المركبات العضوية المؤثرة في الجلد وتؤدي إلى تسممه، كما إن وجودها في مياه الشرب تتسبب في حدوث أضرارا خطيرة قد تصل إلى حد الموت ، وتعرقل المركبات النتروجينية حيوية وفعالية مجموعة من الأنزيمات المهمة في الجسم مثل انزيم Phosphatase ، كما ان وجود مجموعة NO_2 يؤدي إلى إثارة العيون وتهيجها وإفراز الدموع منها [٦] . لذا أصبح من الضروري تطوير وتطبيق برامج حازمة للسيطرة على الملوثات واستخدام طرائق مثلى واقتصادية في معالجتها وذلك بإتباع الطرائق العلمية الرصينة للتفاعل مع مصادر المياه المختلفة أثناء ذروتها في الطبيعة وإعدادها بالشكل المطلوب كمياه صالحة للشرب أو في الزراعة أو للعمليات الإنتاجية المختلفة [٧] .

لقد استخدمت طرائق متعددة لمعالجة وإزالة الملوثات العضوية من المياه الصناعية باستخدام سطوح مختلفة ، فمثلا استعملت طريقة امتزاز الكوينولين ،

والامينوكوينولين على سطح السليكا المسامية [٨] ، كما استخدمت سطوح مختلفة من الزيولايت في امتزاز بعض المركبات العضوية الملوثة للمياه [٩]، كذلك استخدمت بعض الأطياف في إزالة المركبات العضوية السامة مثل T.N.T [١٠] ،ولانلين والتولوين وبعض مشتقاتهما [١١] .

أن الهدف من الدراسة هو إمكانية استخدام الفحم المشتق من قشور البندق المتوفرة في الأسواق المحلية كفضلات طبيعية ومواد رخيصة الثمن وبطريقة اقتصادية ذات كلفة أقل في معالجة تلوث المياه بالمخلفات الصناعية.

المواد وطرائق العمل:- **المواد الممتزة :**

جهازالانلين من شركة B.D.H. بنقاوة ٩٧% ،بارا هيدروكسي انلين، بارا نايترو انلين و بارا كلورو انلين من شركة Fluke وبنقاوة ٩٩% Fluke ،وتم قياس التراكيز المحضرة بواسطة جهاز مطياف الأشعة المرئية فوق البنفسجية -Visible- U.V.- Spectrophotometer Shimaduz,Japan.1700 لقياس الأطوال الموجبة للمحاليل المحضرة باستعمال خلايا كواتر (١ سم) كما في الجدول (١) الذي يبين الصفات الفيزيائية للمركبات العضوية .

تحضير المحاليل القياسية

تم تحضير محاليل بتراكيز (300ppm) وذلك باخذ 0.3gm من كل مركب عضوي بقتينة حجمية سعة (100ml) ومن هذه المحاليل المركزة حضرت المحاليل

المخففة بتطبيق قانون التخفيف وبتراكيز مداها من 10-100ppm بقناني حجميه سعة 200ml .

تحضير السطح الماز

حضر السطح الماز بأخذ كمية كبيرة من قشور البندق بعد غسلها بالماء المقطر جيدا للتخلص من الشوائب ثم جففت بدرجة 100°C لازالة الرطوبة ثم طحنت القشور جيدا وهيئه المواقع الفعالة للسطح المحضر لامتزاز الانلين ومشتقاته .

تأثير زمن التماس

تمت دراسة امتزاز الانلين و مشتقاته على سطح الفحم المنشط المشتق ، حيث تم إضافة 0.2gm من الفحم المحضر و 20ml من المحلول الذي تركيزه (100ppm) لكل من الانلين ومشتقاته ووضعت المادة في دورق مخروطي سعة 100ml بدرجة حرارة الغرفة بهزاز عند $0.2^{\circ}\text{C} \pm 25$ نوع (Shaking Inductor GCA/Precision Scientific Chaicago ,U.S.A). ولفترات زمنية مختلفة حيث اخذ الرائق بعد عملية الترشيح للمحلول حيث وجد إن أعظم زمن للاتزان كان عند (3 و 1.5) ساعة .

تأثير درجة الحرارة

تمت دراسة تأثير درجة الحرارة على الامتزاز بالمدى الحراري (288-318K) حيث لوحظ إن بزيادة درجة الحرارة تقل كمية المادة الممتزة أي العملية باعثة للحرارة (Exothermic Process) .

تأثير الدالة الحامضية

أجريت دراسة لبيان تأثير الدالة الحامضية حيث اخذ 0.2gm من السطح المحضر و 20ml من المحلول ذو التركيز (100ppm) من كل مادة ، وبكل مرة بدالة حامضية مختلفة بمدى (2-12) pH باستعمال محاليل NaOH ، HC l في دورق مخروطي سعة 100ml بجهاز هزاز $25 \pm 0.2^{\circ}\text{C}$ وتقدير الرائق للمواد.

النتائج والمناقشة

تأثير زمن التماس

يبين الشكل (1) تأثير زمن التماس على إزالة الانلين ومشتقاته على سطح الفحم المشتق من قشور البندق ، حيث لوحظ إن النسبة المئوية للامتزاز تزداد بشكل طفيف عند الزمن 3 ساعة بالنسبة لكل من الانلين وباراهيدروكسي انلين ، وعند الزمن 2 ساعة بالنسبة للبارانايتروانلين وعند الزمن 1.5 ساعة للبارا كلوروانلين .

تأثير الدالة الحامضية

إن للدالة الحامضية تأثير في درجة التأين للمركبات الامينية ومشتقاتها ويمكن
إن تزداد القوة المتداخلة بين المادة الممتازة والسطح ألاماز [12]، ويبين الشكل (2) تأثير
الدالة الحامضية في امتزاز الأمينات من المحاليل المائية.

و باستعمال جهاز الدالة الحامضية من نوع (HANNA,PH-Meter Instrument
(Portugal) ، يمكن معرفه الدالة الحامضية العظمى للمحاليل المائية والمركبات
الامينية خلال عملية الامتزاز [13].

حيث تم اخذ مدى من الدالة الحامضية من $PH=(2-12)$ ، حيث وجد ان بالنسبة
للانلين اعظم امتزاز عند $pH=4$ ، أعظم كمية امتزاز للبارانايتروانلين ،باراكلورو انلين
عند $pH=2$ وأعظم كمية ممتزة للباراهيدروكسي انلين عند $PH=3$.

لوحظ إن التحلل المائي للمركبات يحدث بسبب توجه ايونات المركبات مع
مجاميع الهيدروكسيل بين السطح ألاماز والمادة الممتزة [13] .

تأثير درجة الحرارة

امتزاز المركبات الامينية على سطح الفحم المشتق بمدى حراري (-288
318K) الشكل (3) حيث لوحظ إن أعظم كمية امتزاز عند 288K مقارنة ب 318K مما
يؤدي إلى إن بزيادة درجة الحرارة تقل كمية المادة الممتزة ، هذا يعني إن القوة المتداخلة
بين المواقع الفعالة للمادة الممتزة والسطح ألاماز قليلة وطردها الجزيئات الممتزة المتجاورة
فيما بينهما قليل [15] .

دراسة الامتزاز

تمت دراسة ايزوثيرم الامتزاز حيث لوحظ من الشكل (٤) ومقارنة مع الشكل العام لايزوثيرم الامتزاز وجد أنه من النوع (S_3 و S_4) وفق تصنيف جيلز وتم حساب كمية الامتزاز كمافي المعادلة التالية [16]

$$Q_e = V_{sol} (C_o - C_e) / M \quad \dots (1)$$

كما تم حساب كمية الحرارة الانتالبي المصاحبة للامتزاز ΔH استنادا لمعادلة فانست هوف وفق المعادلة التالية [17]

$$\text{Log } X_m = - \Delta H / 2.303 RT + \text{Conc.} \quad \dots (2)$$

اما التغيير في كمية الطاقة الحرة ΔG فتم حسابها من المعادلة الآتية [18]

$$\Delta G = -RT \ln (Q_e / C_e) \quad \dots (3)$$

وامكن الحصول على قيم التغيير في الانتروبي ΔS من خلال تطبيق المعادلة الآتية

$$\Delta G = \Delta H - T\Delta S \quad \dots (4)$$

تبين ايزوثيرمات فرنشل ولانكماير عند 288K وبنفس الدالة الحامضية العظمى كما في الشكلين (5)، (6) ، والجدول (2) لحساب ثوابت معادلتى الامتزاز ومعامل الارتباط (R^2) والجدول (3) لحساب القيم الثرموديناميكية للامتزاز ، وبذلك فان مواقع الكاربون المنشط تمتز عليها الجزيئات المغايرة بالشحنة وتتأفر مع الجزيئات المتشابهة ومواقع الامتزاز على الجزء المنشط وتؤدي إلى إن من المحتمل زيادة الامتزاز خلال ميكانيكية التبادل مع السطح . فأن بزيادة درجة الحرارة ستجمع الايونات على سطح أكثر . فوجد إن قيمة ΔH السالبة هذا يدل على إن التفاعل باعث للحرارة ، وقيمة ΔG السالبة هذا

يعني تلقائية عملية الامتزاز و ΔS الموجبة تدل على إن الجزيئات في حالة حركة مستمرة على السطح وهذا الأمر يعزى لحدوث امتصاص بالإضافة إلى الامتزاز ،والقيمة السالبة لل ΔS تعني إن الجزيئات الممتزة تنتظم على السطح ألاماز ،كما وتم حساب مقدار تغطية السطح بالمادة الممتزة واتضح من ذلك إن مقدار التغطية كبيرة كما في الجدول (3) مما يدل إلى إن كمية كبيرة من المادة ارتبطت بمواقع السطح الفعالة وبالتالي فأن نسبة المعالجة بهذا السطح تكون ذات كفاءة عالية لإزالة الملوثات المائية.

الجدول (1):- الصفات الفيزيائية للمركبات العضوية .

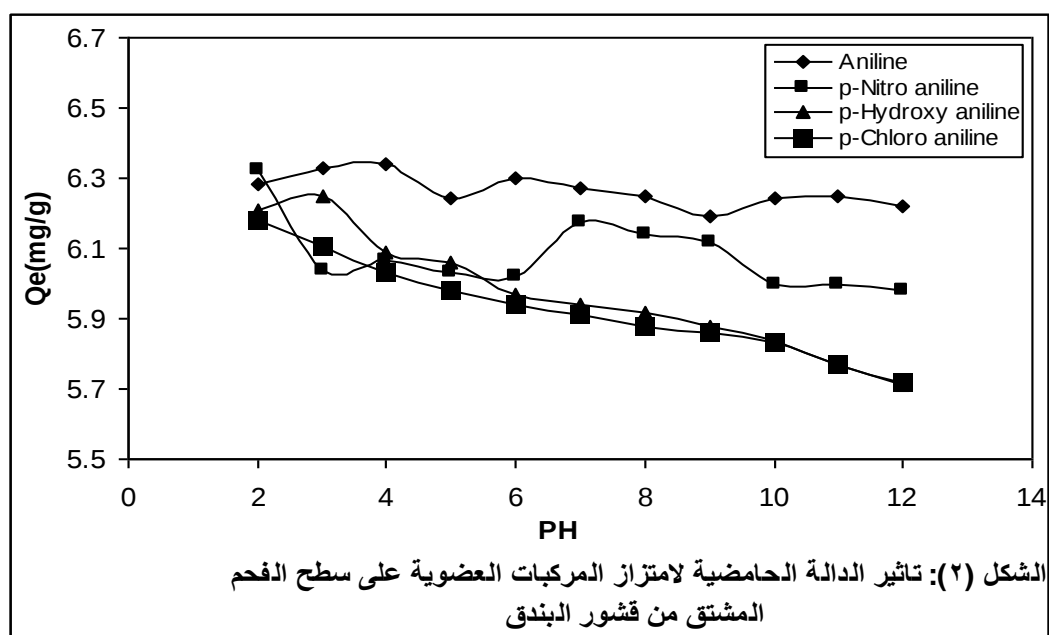
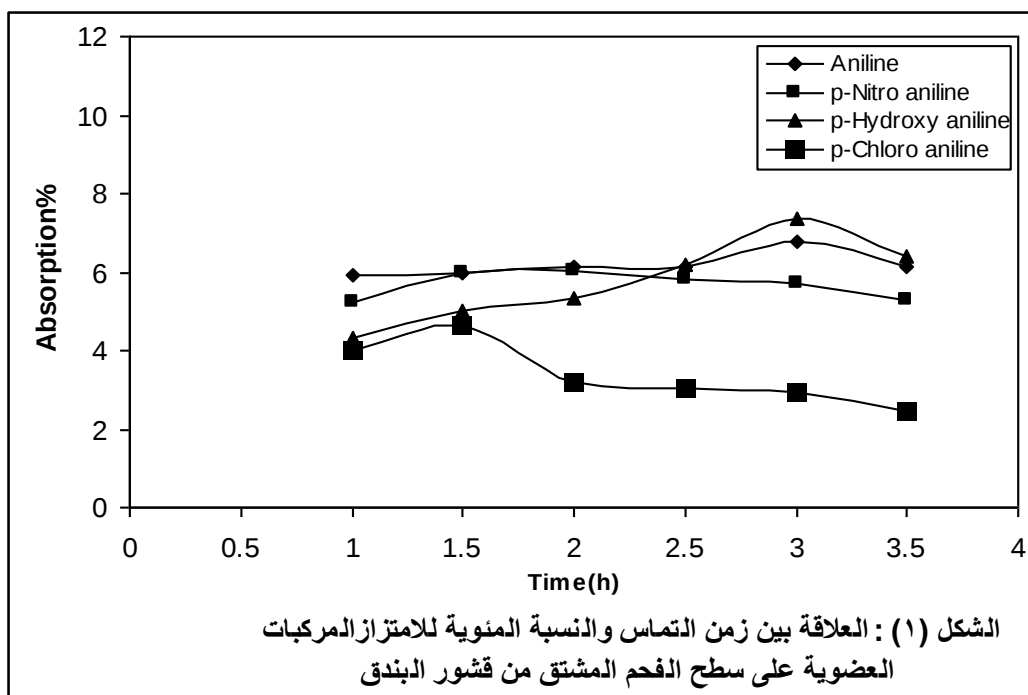
Adsorbate	Formula	M.wt	λ_{max}
Aniline	C_6H_7N	93.13	232
P-Nitro aniline	$P-C_6H_6N_2O_2$	138.13	380
P-Hydroxy aniline	$P-C_6H_6NOH$	109.01	239
P-Chloro aniline	$P-C_6H_6NCl$	127.46	272

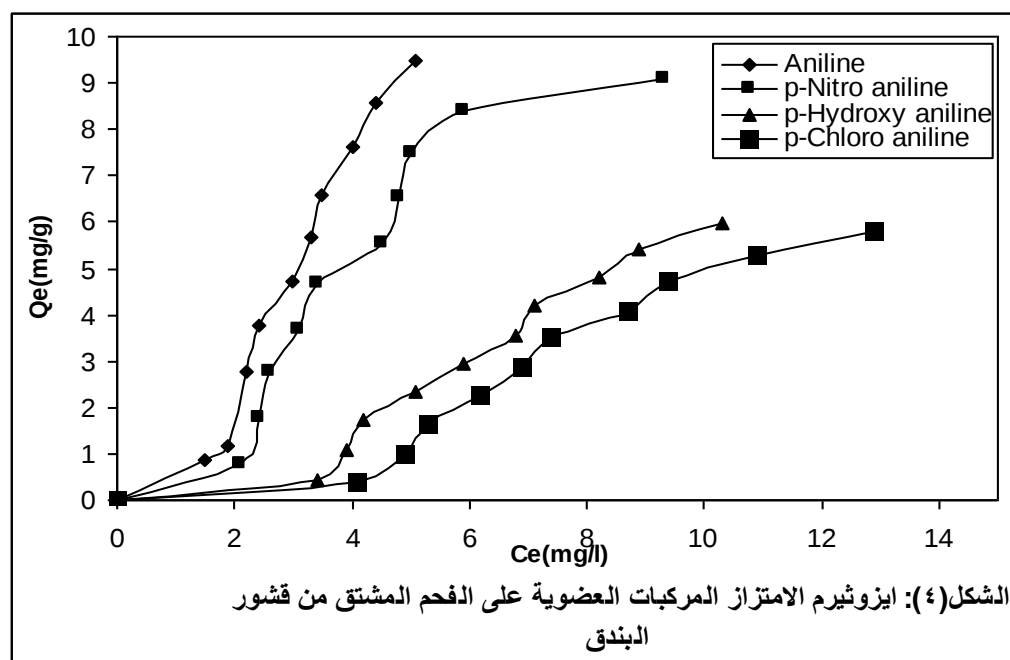
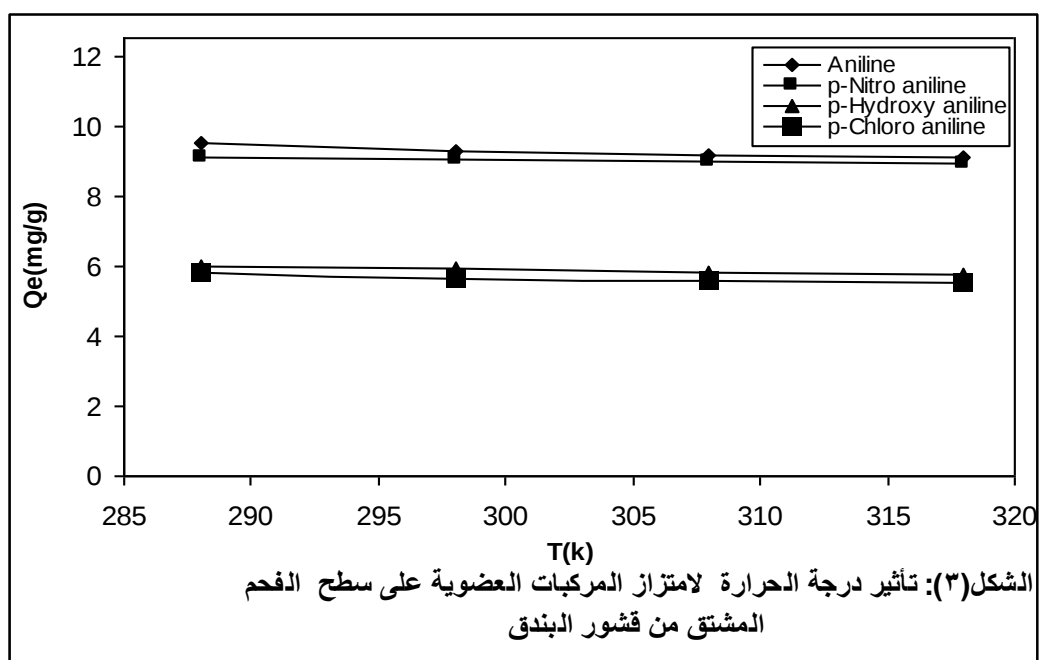
الجدول(2):- ثوابت مستقيمات فرنديش ولانكماير للمركبات العضوية .

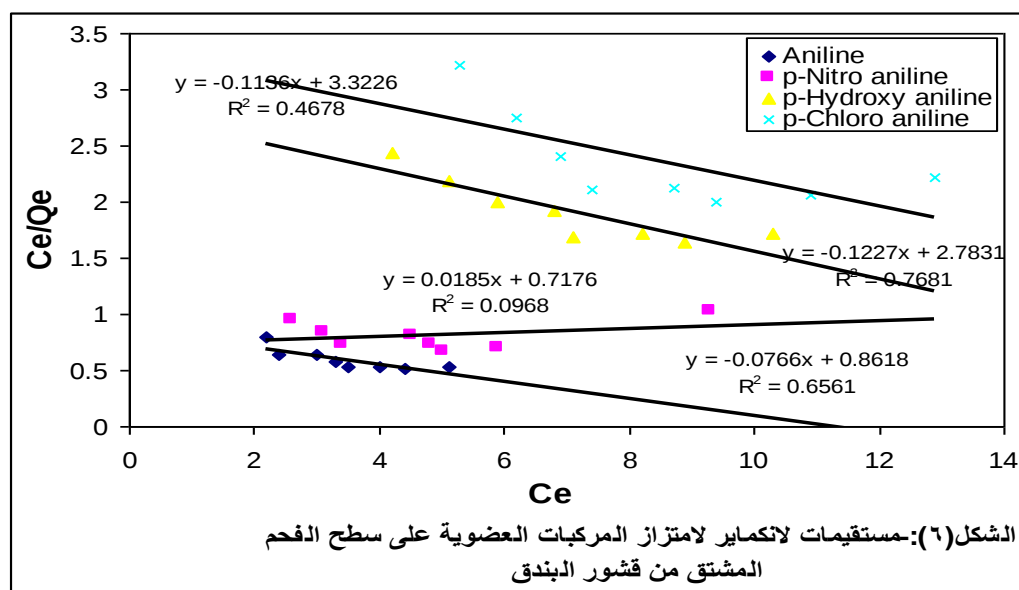
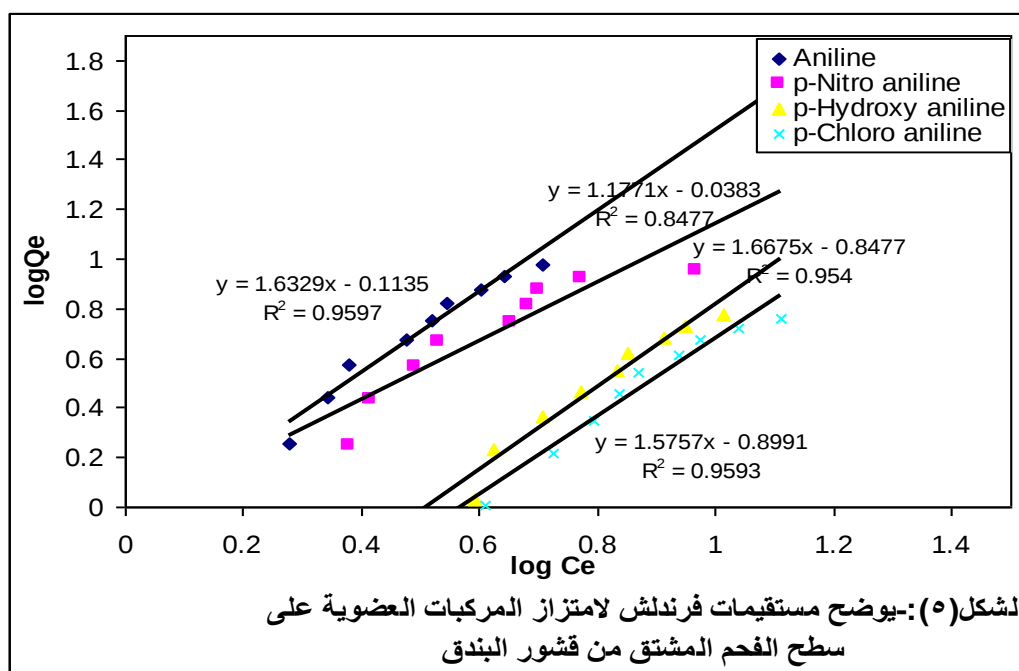
Adsorbate	Freundlich Conc.			Langmuir Conc.		
	K_F	n	R_F^2	a	K	R_L^2
Aniline	42.93	8.826	0.959	0.844	5.099	0.663
P-Nitro aniline	15.03	26.10	0.848	4.093	5.681	0.091
P-Chloro aniline	49.37	1.154	0.958	17.137	8.149	0.768
P-Hydroxy aniline	37.64	1.112	0.959	29.248	8.803	0.4678

الجدول(3):- القيم الترموديناميكية ومقدار التغطية للمركبات العضوية .

Adsorbate	$-\Delta H$	ΔG	ΔS	$\theta \%$
Aniline	5.390	1.486	-13.55	94
P-Nitro aniline	5.280	0.059	18.54	90.7
P-Chloro aniline	3.504	1.302	-16.69	89.0
P-Hydroxy aniline	4.692	1.912	-22.92	87.0







References:-

1. Boutwell R.K. and Bosch D.K., Cancer Res., 19, p.413, (1959).
٢. عبد اللطيف ، عصام . "الانسان والبيئة" ، جامعة بغداد ، (١٩٧٨).
3. أمير طوبيا عتو ، "الكيمياء العضوية" ، ص ٩ ، جامعة بغداد ، (١٩٨٧).
4. Watts R.J. Hazardous Wastes , John Wiley Sons , Inc, New York , 113, (1998)
5. Kirk-Othmer Encyclopedia of chemical Technology , (1998). John Wiley and sons, Inc, New York, 2, 426-441.
٦. د. عزيز احمد امين ، مبادئ كيمياء السموم الصناعية ، جامعة بغداد ، ص ٩٦ ، (١٩٩١).
7. Dennis Cifforol, Thomas J. Sorg, "Environ. Sci. Technol"., 20(11), 1072, (1986).
8. John K. and Masakiko , Colloids and Surface, 37, p.211-222, (1989).
9. Yensh J FT., J. of Environ. Sci. Health, 32(8), pp.2087-2100, (1997).
10. Lorbett, M.D. and Corbett, B.R., Biorganic Chemistry of Nitro Aniline Compounds, New York, Plenum Press, p.151-182, (1995).
١١. خولة كاني جاسم ، دراسة قابلية أطياف الكاؤولين في امتزاز الانلين والتلويين وبعض مشتقاتها ، أطروحة ماجستير ، كلية التربية للبنات ، جامعة الكوفة ، (٢٠٠٣)
12. Boufatit M., Amar HAit, Desalination, 206, 300-310, (2007).

13. Baes G.B, Mesmer R.E, Hydrolysis of cation, John Wiley and sons, NY, (1976).
14. Gau, J.X, Huang S.D, proc., Nat., Sci., Rep., China., Part., Vol9(3), 228-231, (1985).
15. Yadav K.P., Tyagi, Enviro., Tech., Lett., Vol(8), 225-234, (1987).
16. Fabing su, et al, Carbon 43, 1156-1164, (2005)
17. Robert L. Pecosk et al, Modern method of chemical analysis, 54-55, (1976)
18. Gaikwad R.W., electronic J. of envior., Agric. And food chemi., 3(4), 702, (2004)

Removal of Aniline, p-hydroxy aniline, p-nitro aniline, p-chloro aniline from wastewater by charcoal derived hazelnut shell

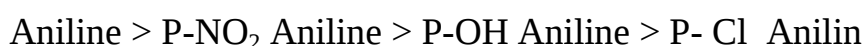
*Abass Hmood Al-Khafagy & Lekaa Hussain Khdeem

* Kufa University/ College of education for women / Dept. of chemistry
E-mail: lekaa_ab07 @ yahoo. Com

ABSTRACT:-

In this study, charcoal derived from hazelnut shell was used as the adsorbent for the removal of aniline, p-hydroxy aniline, p-nitro aniline, p-chloro aniline from aqueous solution. The adsorption increases as the pH values increase. The results obtained show pH=2 (p-chloro aniline, p-nitro aniline), pH=3 (p-hydroxyl aniline) and pH=4 (aniline). The equilibrium in the solution was observed within (1.5-3) hour.

The effect of introducing electron withdrawing groups and electron donating groups which substituted in the aromatic ring on the adsorption process has been investigated in the following order :-



The effect of charcoal derived in removal aniline and derived from aqueous solution, the results of coverage surface between (87-94-%), the adsorption data fitted the Langmuir and Freundlich isotherms equation in the whole rang of concentrations studied .The results obtained shows the isotherms were (S_3, S_4) according to Giles classification .The thermodynamic parameters at compounds such as ΔH , , ΔG , , ΔS of adsorption were calculated.