

"تأثير بعض العوامل التشغيلية على أداء تقنية التلبيذ المثقل لمعالجة المياه"

أ.م سعاد عبد عباوي*/ أ.م سهير نجيب خروفه */ أ.م دعوش سليمان **

*استاذ مساعد / قسم الهندسة البيئية / كلية الهندسة / جامعة الموصل

** مهندس بيئي / قسم الهندسة المدنية / كلية الهندسة / جامعة الموصل

الملخص

تهدف الدراسة الى تطبيق تقنية التلبيذ المثقل (BF) على جهاز الجرة المعدل من اجل تقييم كفاءة التقنية لعدة مستويات من العكورة لمياه نهر دجلة، ولزيادة القيم المثلث لكل من: المضافات الكيميائية وجرعة المثقلات الوزنية (BA)Ballasted Flocculation (BF) على جهاز الجرة المعدل من اجل تقييم كفاءة التقنية لعدة مستويات من العكورة لمياه نهر دجلة، ولزيادة القيم المثلث لكل من: المضافات الكيميائية وجرعة المثقلات الوزنية (BA)Ballasted Agent (BA)

أظهرت دراسة 366 عينة لستة مستويات من العكورة الاولية امكان تبني تقنية التلبيذ بها تقلل ازمنة المعاملة بمرحلة التلبيذ والترسيب وتزيد ثبات نوعية المياه المعاملة، ولكن التقنية لا تقلل من التراكيز الكيميائية المستخدمة. تبين بأن تركيز 30-40 ملغم/لتر وبوليمر موجب بتركيز 0.2-0.2 NTU / BA بتركيز 0.5-2.5 g/L يحقق عكورة متباعدة تقارب 1 ل المياه

ت الوزنية، البوليمرات

: التلبيذ

"Effect of Some Operating Parameters on the Performance of Ballasted Flocculation Technique for Water Treatment"

Ass. Prof. Suaad Abbawi / Ass. Prof. Suhair Kharrufa, Ahmed Yasoob'

Abstract

The study aimed to apply the concept of Ballasted Flocculation (BF) at modified jar test for different turbidities for Tigris rivers raw water in order to find out the optimum values for each of :the additives chemicals, the ballasted agent doses and the operating conditions which are each of the detention time and velocity gradient

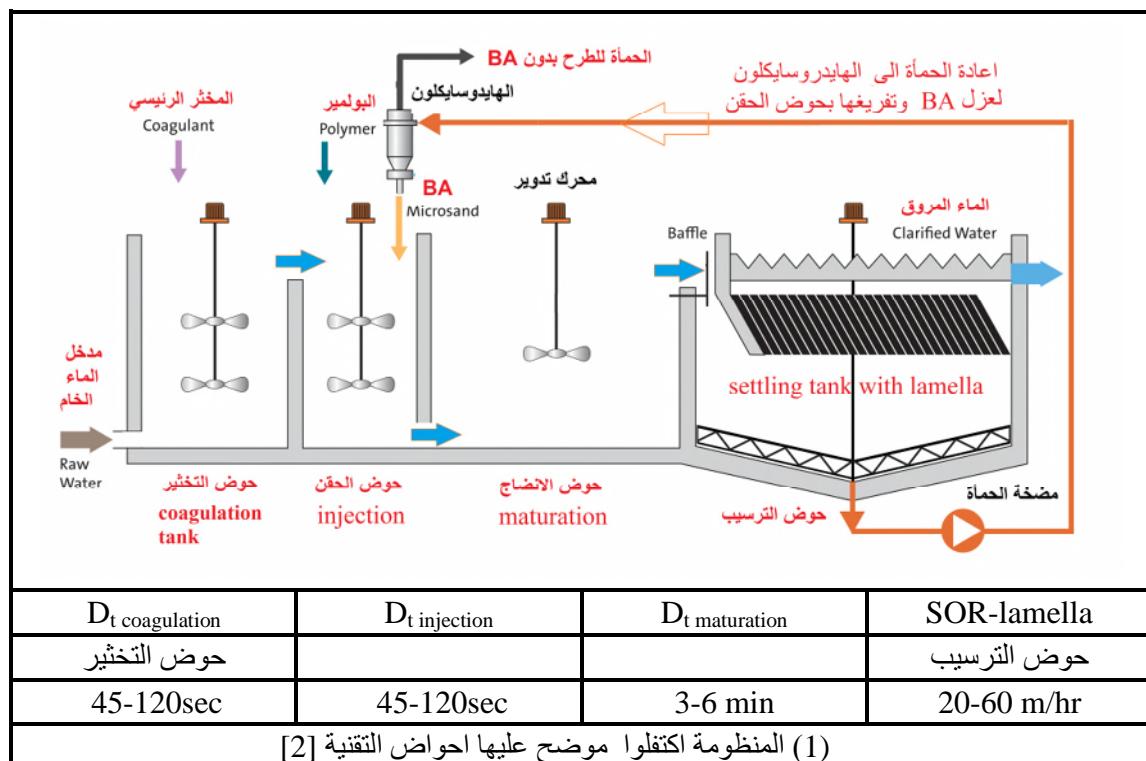
A study of 366 samples for six levels of initial synthetic turbidity of the Tigris River showed that it is possible to adopt BF technique successfully, and it reduces the time of the treatment phase and increase the stability of the quality of water treatment, but does not reduce the concentrations of the chemicals which are used. The study shows that the use of alum concentration of 30-40 mg/L with polymer concentration of 0.2-0.4 mg/L and BA concentration of 0.5-2.5 g/L for the range of diameters between 75-212 μm achieve a residual turbidity ~1 NTU for supernatant water.

17- 4 - 2014 :

28 – 4 - 2013 :

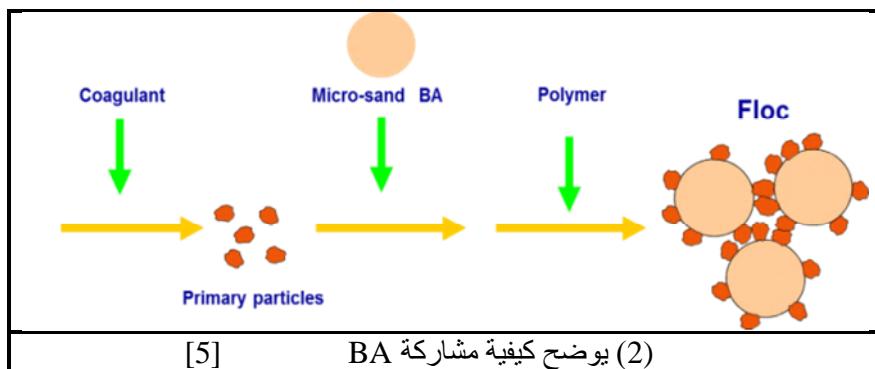
من الأهداف الرئيسية لمحطات الـASは هي إزالة العكورة من الماء الخام بوصفها من الخصائص النوعية المهمة لمياه الشرب فضلاً عن التقييم وازالة الطعم والرائحة اللذين تسببهما الأحياء المجهرية والطحالب. إن الطاقة الانتاجية الحالية لغالبية مشاريع الـASは لا تسد الطلب المائي للمدينة بسبب التوسيع الحاصل في المناطق والاحياء السكنية مما ادى إلى عجز أو تردي في تجهيزات الماء إلى المدينة وخاصة في موسم الصيف وفترة سقوط الامطار. مما شجع هذا لاعتماد أساليب مساعدة لعمليات الترسيب في محطات الـAS، وأهمها تقنيات التثبيت المتنقل (BF) التي تساعده على تقليل المساحة التي تشغله أحواض الترسيب.

كمساعدات تثبيت في أوائل الستينيات على يد باحثين هنغاريين استعملوا حبيبات الرملية BA أقل من $200\text{ }\mu\text{m}$ وتم إعادة تدويرها لاستخدامها من جديد، حيث أطلق عليها تجارياً في [1]. (1). Actiflo ومعرفة عالمياً باسم Actiflo Cyclofloc سميت Simtafier



يقصد بالـBF ، اضافة حبيبات الرمل الناعمة BA أثناء عمليات التثبيت (أي بعد انتقال الجسيمات الى حالة عدم الاستقرارية بفعل المخثرات وإضافة البولимер) ليساعد في المشاركة بتكون لبادرة ذات مواصفات تختلف فيزيائياً عن البادرة التقليدية وكما موضحة بالشكل (2). والذي يؤدي بدوره بتحسين واضح لأداء حوض الترسيب لنقله إلى طور الحمل الهيدروليكي السريع HRC. وهذا مفيد عملياً بتنفيذ محطات اـAS هيكلية اقل مساحة من المحطات التقليدية وبالتالي تقليل الكلف الانشائية عند تبني هذه التقنية.

حيث هذه التقنية المياه المتغيرة العكورة أيضاً بوقت قصير (لا يتجاوز 30 دقيقة)، وكذلك المياه ذات التراكيز العضوية بحالتها العالقة والذائبة وحتى المياه الحاوية على الطحالب بالاستفادة من البادات السريعة للترسيب. [3] [4]



تنفاوت كميات التصارييف للمحطات للشركات المصنعة ما بين 25-40000 m³/hr. ولصغر المساحة التي تحتجزها المحطة وخاصة عند تزويدها بصفائح انبوبية لوحض الترسيب فقد تم انشاء محطات منقولة Actiflo Pilot تختلف عن المحطة الموسعة Actiflo-Full-Scale. بإمكان الاولى اجراء الفحوصات اللازمة وتهيئة المعلومات التصميمية التكميلية. أو قد تعمل في حالة اجراء عمليات الصيانة داخل المحطة أو تعرض المحطة الى تغيرات مفاجئة بنوعية المياه. [3],[5],[6]

هدف البحث الى تقييم كفاءة ازالة العکورة لمياه نهر دجلة بتقنية التلبيذ باستخدام جهاز فحص الجرة ايجاد العوامل المؤثرة على فعاليات التلبيذ . ايجاد القيم المثلث لكل من: الجرع الكيميائية، المثقلات الوزنية BA التشغيلية. وأخيراً تقييم صلاحية اختيار رمل محلی كمثقل وزني BA.

ان فكرة التلبيذ المثقل قد قبل عدة باحثين منهم (Mirzadeh et al., 1977; Novak et al., 1977) واستمرت دراستها من هذه التقنية لمعالجة المياه السطحية محطات الاسالة فضلاً عن معالجة مياه المطروقات المدنية Wastewater مع مياه الامطار (Wet Weather Flow, WWF) [7].

أوضح الباحثون [8] امكانية تعديل فحص الجرة التقليدي ليصبح اكثر ملاءمة للتبؤ بكفاءة محطة اسالة مياه معتمدة على تقنية التلبيذ المثقل. وتم الاعتماد على المعادلات الاحصائية لتقليل التجارب المختبرية لتشخيص العوامل الرئيسية المتحكمة، وربطها إحصائياً مع النتائج المستحصلة من ثلاثة مواقع حقلية تعمل على مبدأ التلبيذ المثقل بمعالجة المياه لإنتاج ماء صالح للشرب بدرجة قمة جيدة. ووصولاً إلى العوامل الرئيسية وهي تركيز المخثر، تركيز البولимер، الاس الهيدروجيني، وكمية الحبيبات الرملية Ballasted Agent, BA .

قسمت الدراسة الى ثلاث مستويات اولها: التتحقق من امكانية تمثيل المحطة اكتفوا في موديل مختبري معتمد على فحص الجرة المعدل. تشخيص العوامل الاكثر تأثيراً على أداء التلبيذ المثقل BF. ودراسة تأثير تركيز كل من BA والبوليرات على اداء العمليات الفيزيائية والتفاعلات والكيميائية.

تركيز BA لغاية 5% / يزيد كفاءة الترشيح. انه بالإمكان تمثيل المنظومة اكتفوا بموديل مختبري على فحص الجرة BA والبوليمر لها علاقة وثيقة على نوعية المياه الرائقة والمرشحة حيث ان اضافة تركيز BA لغاية 5% /

اهتم الباحثان [7] بإيجاد العوامل المؤثرة على تفاعلات التلبيذ معدل التفاعلات الكيميائية لتكوين اللبادة متشابه بصورة جوهربة في حالتي اضافة و عدم اضافة BA. ولم يشارك BA المضاف في التفاعلات الكيميائية الحاصلة، ولكن ببساطة اندمج مع اللبادة المكونة نتيجة حركة التلبيذ والانحدار السرعي في الوسط المائي. وكذلك تبين بان معدل تجمع وتكون اللbadات في مرحلة التلبيذ متساوي تقريباً في الحالتين. ولوحظ ازدياد مقاومة القص لللبادة مما يعطي سبباً لزيادة تكونها (نقصان عامل الشكل Φ) وازدياد خشونتها مقارنة مع الأخرى. واظهرت خصائص التخثير بأنها لم تتغير نتيجة اعادة استخدام BA .

أجرى الباحثون [9] بحثاً تكميلياً لما توصل إليه الباحثان [7] إذ درسوا آلية تكون للببادات المقلقة في محلول المائي بموديل مختبري وبمساعدة المجهر وأجهزة الطرد المركزي ومقاييس الكتلة والصور الملقطة على فترات زمنية تحت ظروف مسيطر عليها. وتوصلا إلى أنه عند إضافة BA إلى الماء المضاف إليه أحد المخترات فإن عدد الجزيئات المبلدة تزداد في الماء أثناء المزج السريع، وأن الكثافة الكلية للببادات المقلقة هي ذات علاقة خطية مع زيادة تركيز BA لحد 7 غم/لتر. كذلك فإن زيادة BA عن حد معين لن يسمح في تكون الببادات المقلقة إذ أن الببادات تناقصت روابطها المائية بزيادة تركيز BA .

الدراسة الموسعة للتبييد المقلق [10] وضحت كفاءة منظومة اكتفلوا (بسعة 80-120³ م/ساعة). حيث تم اجراء الفحوصات على ثلاثة أنواع للمياه وهي مياه سطحية، مياه صرف صحي، مياه صرف صحي مشتركة CSO. وتم ايجاد العكورة للمياه السطحية. وإلى أن منظومة اكتفلوا المعتمد عملها على تقنية التبييد المقلق مناسبة لمعالجة العديد من المياه وبنسبة ازالة عكورة ما بين إلى 90-99% وهي ليست حساسة لتغيرات درجة المياه الداخلية.

[11] في دراستهم التي استمرت على مدار سنة (2000-2001) على تمييز الافضلية ما بين المحطة التقليدية والمحطة ذات منظومة اكتفلوا في محطة الاسالة لتنقية مياه الشرب. وذلك بعمل فحص الجرة المعدل ليقابل الحقيقة والمنظومة التقليدية. واستنتاج الباحثون بأنه لا يوجد فرق معنوي في نسبة ازالة المواد العضوية بين الوحدتين التقليدية والمطورة بالتبييد المقلق. وامكانية تبني نموذج عملي مختبري بفحوصات الجرة يحاكي الواقع لمعرفة تراكيز المواد الكيميائية الملانمة.

قامت الباحثة [12] بإنجاز بحثها على مرحلتين أولهما بعرض عمليات التبييد من حيث التدخلات والتجاذبات المختلفة بين جسيمات الغرويات في الوسط المائي والعمليات الحركية للتبييد. وثانيهما دراسة عمليات التبييد بوجود المثقلات الوزينية BA على نماذج لمياه سطحية مصنعة بجهاز فحص الجرة واعتماد العكورة المتبقية وقيمة جهد زيتا وتأثيرها بالمخثرات والبوليمرات BA.

ن نظرية DLVO (التي تمثل تفسير نوعي لكيفية فك استقرار الجسيمات في الأوساط المائية) طبقت بنجاح على التبييد ، وتم رصد نفس نوع التصرف لحالة التبييد التقليدي. وتحقق أكبر ازالة للعكورة عند جهد زيتا عند 20mV عند البوليمرات السالبة والمعادلة و mV 20+ عند استخدام البوليمر الموجب مع كل من المخثرات الرئيسية BA .

باحثون [13] فقد تبنوا استخدام منظومة اكتفلوا لمعالجة مياه الشرب باستبدال محطة اسالة تقليدية في هونكوك بتغليف 1227 مليون لتر باليوم باستغلال المساحات المتوفرة ومتلائمة مع تغيير عكورة الماء الخام (110 إلى 400 NTU) للنهر المزود. حيث تم تطبيق فحص الجرة على المياه لتقدير التراكيز الكيميائية اللازمة لمنظومة التجريبية Pilot-Scale والتي اجريت عليها لاحقاً 40 فحص تجاري لمدة اربعة أشهر بهدف انشاء محطة موقعة Full-Scale بحيث تلبى حاجة المحطة من الحمل الهيدروليكي ونوعية المياه المعالجة.

المادة الكيميائية المستخدمة:

الشب الشب Al₂(SO₄)₃.14H₂O (Alum)، كلوريد الحديديك Ferric Chloride FeCl₃.6H₂O (Al₂(SO₄)₃.14H₂O)، البوليمر (مساعدات التخثير) باستخدام بوليمر موجب بنوعين 444kPrestol و LT22 و بوليمر سالب N672Prestol. وطبق البنتونيات لمعاييرة العكورة المصنعة. وأخيراً تم استخدام هيدروكسيد الصوديوم NaOH وحامض الهيدروكلوريك HCl لتعديل قيمة pH لدراسة تأثيره [17]. أما حبيبات الرمل الناعمة (BA) فتم اختيار حبيبات رمل من جنوب العراق وفق خصائص تتطابق مع الحبيبات التجارية المستخدمة كمثقلات وزنية في البحوث السابقة [7]. حيث تم في البدء غسل نموذج الرمل بالماء عدة مرات وجفف في الفرن الحراري، ثم فحصت كثافته النوعية حسب طريقة ASTM C138M وتبين أنها تبلغ 2.64، ومن ثم تمت عملية الخل اليدوية لعزل الدقائق وتقسيمها إلى مجاميع مرمرة حسب .(1)

: "تأثير بعض العوامل التشغيلية على أداء تقنية التلبيذ المثقل لمعالجة المياه"

(1) توزيع اقطار حبيبات الرمل المستخدمة بالبحث (الكتافة نسبية 2.64) [7]			
Sieves Number According ASTM E11	Sieves Opening Diameter μm	Location On Sieves	الترميز المستخدم لمجاميع حبيبات الرمل
#50	300 μm	Pass #50	Group 3 (G3)
#70	212 μm	Over #70	
#100	150 μm	Pass #70 Over #100	Group 2 (G2)
#200	75 μm	Pass #100 Over #200	
		Pass #200	Group 1 (G1)
			Group 0 (G0)

طريقة العمل

ة الموضح بالشكل (3) والذي عدلت فيه كيفية اضافة الجرع (جرعة الشب، ج (بتجهيزه مروحة اضافية رباعية الرفاسات) تختلف عن الظروف التقليدية . حيث تم اقتراح قيم اولية للظروف التشغيلية لأزمنة وقيم الانحدار السرعي حة بالجدول (2). كما أن الجدول (3) يدرج قيم العوامل لحساب قيمة الانحدار جهاز البوليمر، BA) (BA) لى الظروف المثلث لالتلبيذ هي (G).

(2) القيم الاولية للظروف التشغيلية	
زمن وقيمة الانحدار	التلبيذ والحقن
$G \cdot t \cdot C^{1.46} = 5.9 \times 10^6$	[14],[15]
Applied $G \cdot t \cdot C^{1.46} = 366 \frac{1}{s} \times 120s \times (30 \frac{mg}{L})^{1.46} = 6.3 \times 10^6$ C= Coagulant Dose, t=HRT, G=Gradient Velocity	[5]
زمن وقيمة الانحدار	التلبيذ المثقل
Used G = (186 1/s) ~ 160 RPM Used HRT=6 min Limit G= (200-400) 1/s	[4] [6] [5]

- تغيير قيم العوامل المؤثرة ضمن المديات الموضحة بالجدول (4)، واتباع الخطوات العملية في الفحص التالية:
- معايرة نماذج مياه نهر دجلة (المأخوذة من قرب فندق نينوى) للعکرة المطلوبة.
- قراءة درجة الحرارة الاولية وقيمة pH و التوصيل الكهربائي للمياه الخام وللمياه المروقة.
- بدء تشغيل جهاز الجرة المعدل بسرعة تدوير 160 دورة بالدقيقة (G=366 1/s) ، ويتبعها بقليل اضافة محلول الشب (أو كلوريد الحديديك) حسب التركيز المطلوب بأن واحد ولمدة 120 ثانية.[5].
- اضافة محلول البوليمر و يتبعه اضافة BA (BA) ويتبعد البوليمر) ولمدة 120 ثانية أخرى مع 160 دورة بالدقيقة (G=366 1/s).
- الانتقال إلى مرحلة الانضاج بتقليل سرعة التدوير إلى ما يقارب 100 دورة بالدقيقة (G=184 1/s).
- الانتقال إلى مرحلة الترسيب بتوقف تدوير المرواح تدريجياً، وأخذ 25 ملليتر باستخدام الماصة بعد مرور 6 (3) دقيقة ومن الثلث العلوي من الدورق بهدوء تام.



(3) صورة جهاز الجرة وبعض التعديلات التشغيلية وابعاد المرحمة المصافة رباعية الرفاسات
عملية التثبيت المقلل

(3) عوامل الظروف التشغيلية والمعادلات الهيدروليكية لحساب قيمة الانحدار السرعوي G
مراحل التثبيت المقلل لفحص الجرة المعدل

Parameter	Value	Parameter	Value
Coagulation Mode, RPM	160	Temp, C	25
Injection Mode, RPM	160	Dynamic Viscosity, kg/m.s	0.00089
Flocculation Mode, RPM	100	Water Density, kg/m ³	997.6
Drag Coefficient C _D ,	1.33	Relative Velocity	0.75v
$P = 0.5 \times (C_D A_p \rho v_p^3)$	[16]	$G = \sqrt{p/\mu V}$	[16]

(4) مديات قيم المضافات والظروف التشغيلية المتتبعة بفحص الجرة المعدل

Parameter	Material	Value range
Coagulant Dose	Alum	5-50 mg/L
	Ferric Chloride	10-60
Ballasted Agent	Microsand	0.5-4.0 g/L
Coagulation aids	+ve 444kPrestol	0.0-1.25 mg/L
	+ve LT22	
	-ve N672 Prestol	
Coagulation Period	0.5-3.0 min	
Injection Period	1.0-3.0 min	
Maturation Period	4.0-8.0 min	
Settling Period	3-6-8 min	
Coagulant Dose	FeCl ₃	10-50 mg/L
تم تثبيت كل المتغيرات (Parameters) المطلوب ايجاد قيمة المثلثي		

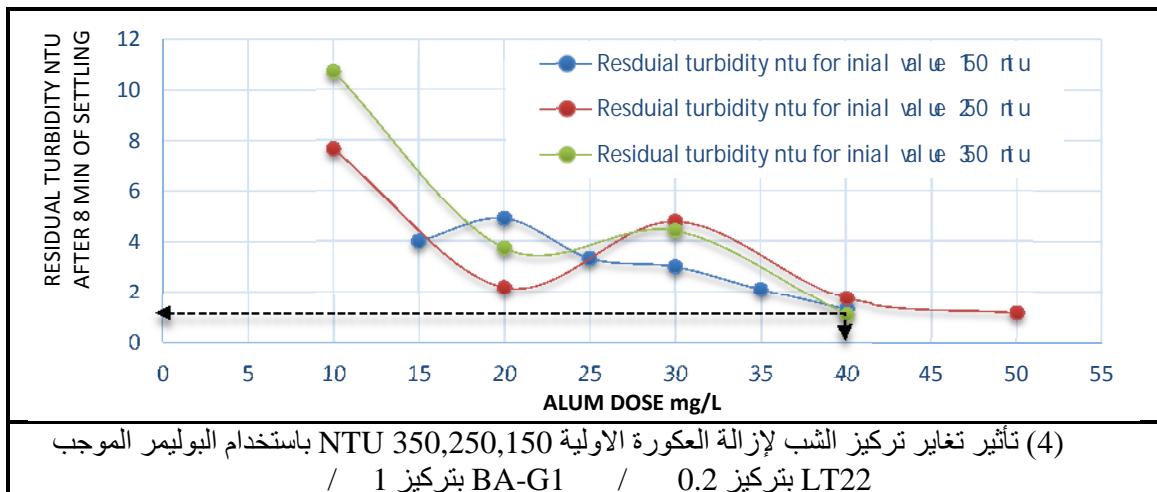
الدراسة البحثية تطبق جرة المعدل بعد (366) لمعاملة مياه نهر دجلة بستة مستويات ا NTU (350 250 150 80 30 15) لإيجاد القيم المثلثى للعكورة المتبقية في المياه المروقة باستخد (الشب، البوليمر، BA) عن تغيير قيمة الانحدار السرعوي (G).

على التثبيت المقلل كل منها على حدا، وانتقاء القيم المثلثى له على اساس

سيتم عرض تأثيرات العوامل العكورة المتبقية.

تأثير تركيز الشب على التثبيت أولية متغيرة:

إن الدراسة المختبرية الموضحة نتائجها بالشكل (4) لتأثير تغير جرعة الشب على العكورة المتبقية والتي تبين بأن إضافة الشب بتركيز 40 ملغم/لتر لمعاملة العكورات الأولية المرتفعة NTU (350, 250, 150) تحقق نتائج متميزة () 1 NTU عكورة متبقية) لدى اضافة BA بتركيز يقارب 1.0 غم/لتر وبوليمر موجب 0.2 / الواقعه ما بين 15-80 NTU فإن تركيز 27 / للشب وجود BA والبوليمر كافية للوصول الى عكورة للماء المروق يقارب 1 NTU .(5)



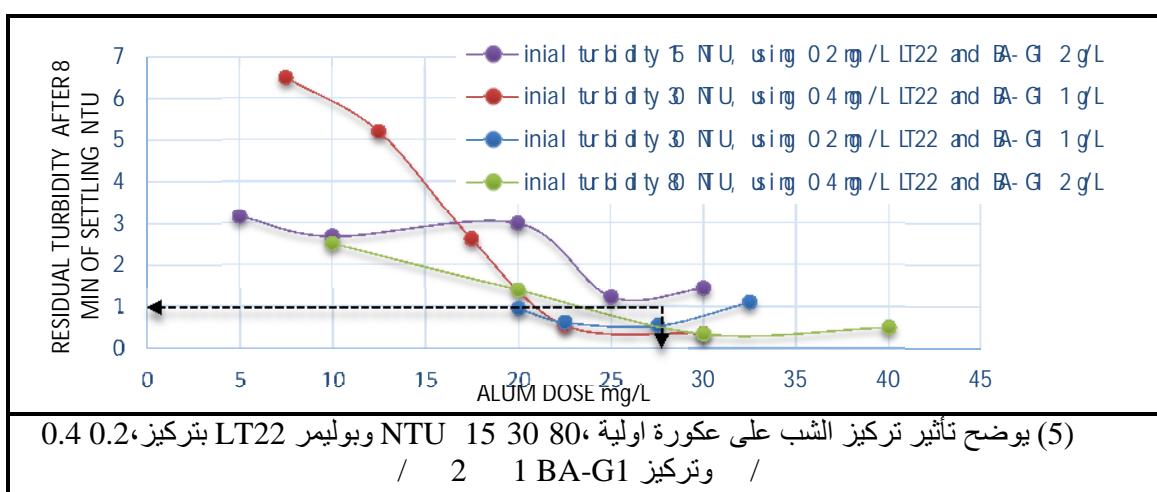
(4) تأثير تغير تركيز الشب لإزالة العكورة الأولية 350, 250, 150 NTU باستخدام البوليمر الموجب BA-G1 / تركيز 0.2 LT22 / تركيز 27

ولوحظ من الشكلين (4) (5) أن قيمة 10 ملغم/لتر من الشب ليست كافية لخفض قيمة العكورة مقارنة مع يعزى ذلك الى ان الدفائق لم يتم تجميعها بشكل يمكنها من التربب بعد مرور 8 دقيقة بسبب النقص في قيمة الشب لإكمال تكوين اللبادات . وهذا يدل الى اهمية فك استقرارية الجسيمات مسبقا بفعل المخثر قبل اضافة مساعدات التخثير والتثبيت.

ويمكن مقارنة جرعة الشب المثلى وهي 27 ملغم/لتر المستحصلة بتقنية التثبيت المتنقل مع الجرع المثلى للتثبيت التقليدي وهي 20 ملغم/لتر من دون أي مضافات أخرى لعكورة أولية تقارب 15 NTU لمياه نهر دجلة تحت ظروف تشغيلية تقليدية بعد مرور 30 دقيقة ترسيب. فيلاحظ ازدياد قيمة الشب المستخدمة بنسبة لا تقل عن 25%، كما أكدت بأن فعالية ميكانيكية الاصطدام في تثبيت المتنقل تتحقق عند تركيز يقارب 30 mg/L للشب لقيمة EPA

[7] [11] .7

pH

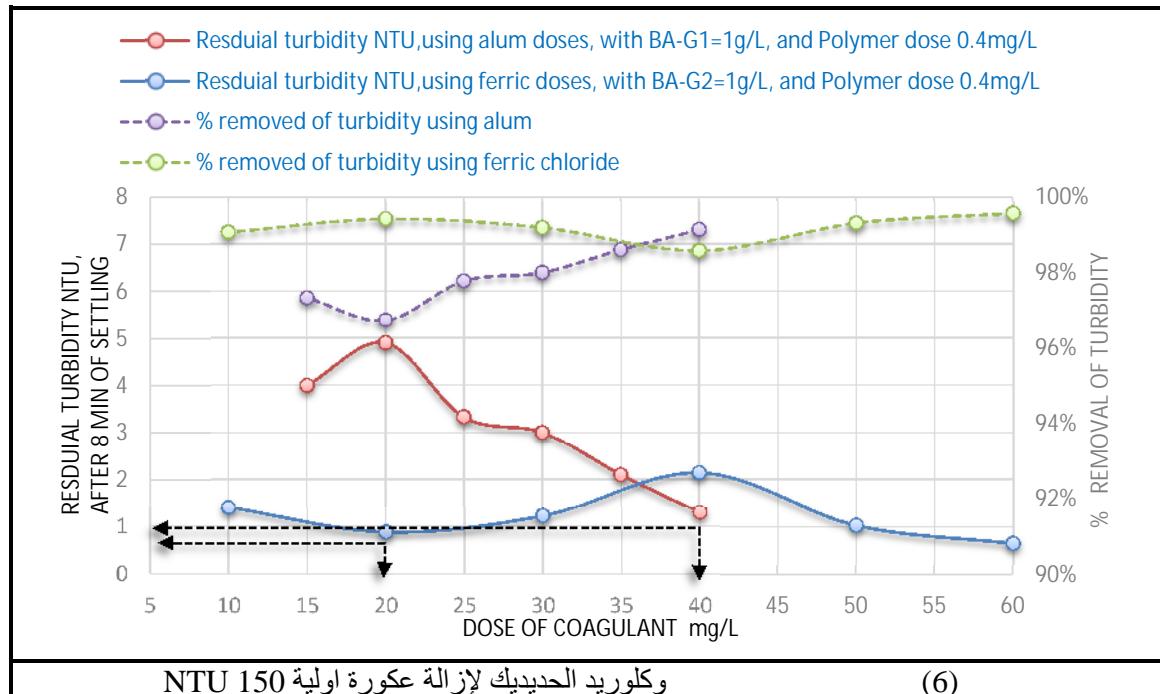


(5) يوضح تأثير تركيز الشب على عكورة أولية ، 15 30 800 NTU وبوليمر 0.2 LT22 تركيز 0.4 وتركيز 0.2 BA-G1 / وتركيز 1

تأثير تركيز كلوريد الحديديك FeCl_3 على التبييد :-

يعتبر الحديد مخثر مكافى للألمنيوم باستخدامه في محطات الاتسالة، ومركب كلوريد الحديديك يستخدم بشكل واسع كونه يختلف عن الشب من ناحية مديات ذوباناته على خط قيمة pH . ولهذا تم استخدامه في الدراسة بإضافة بتراكير ما بين 10 / 60 [18].

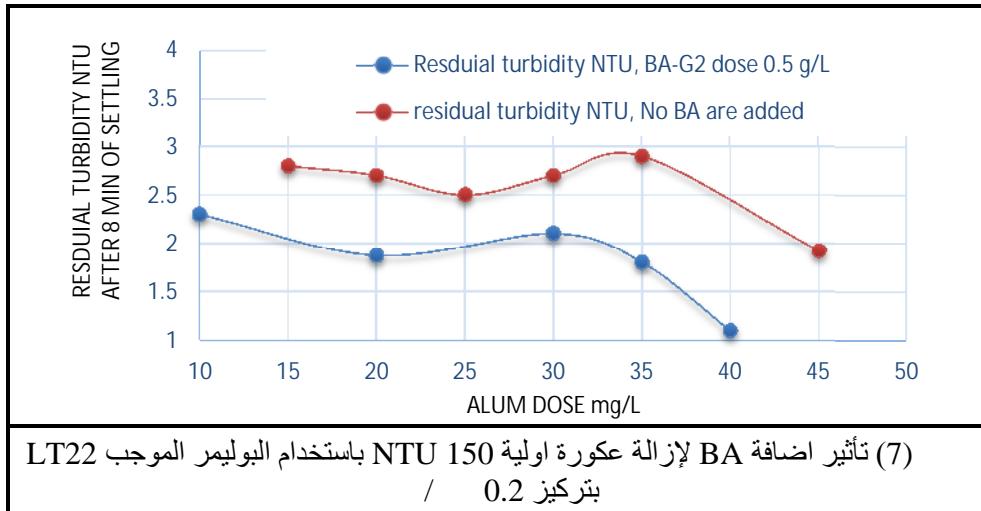
نتائج الدراسة المبينة بالشكل (6) توضح بأن استخدام كلوريد الحديديك يعطى كفاءة أعلى نسبياً مقارنة بالشب الأولية 150 وحدة، ويستخدم جرعة البوليمر بتركيز 0.4 ملغم/لتر وتركيز 1 غم/لتر لجرعة BA-G1. كما ويلاحظ وصول العكورة المتبقية إلى ما دون 1 وحدة عند ترکيز 20 ملغم/لتر من كلوريد الحديديك.



ويلاحظ ارتفاع نسبي للعكورة عند قيمة 40 ملغم/لتر من تركيز كلوريد الحديديك وانخفاضها التدريجي برفع التركيز من جديد وهذا يمكن تفسيره بعودة حالة التناقض بين الجسيمات العالقة Restabilization ولكن بشحنات تناقضية موجبة كما هو الحال في التخثير باستخدام الالمنيوم. من الجدير بالذكر فإن قيم الدالة الحامضية pH لمياه نهر دجلة تتراوح ما بين 7.6-8.1 [19] وهذه تتوافق مع الظروف المثلث لفعالية الحديد كمخثر. حيث يقع الحد الأدنى لذوباناته على خط قيمة pH ما بين 5-8.5.

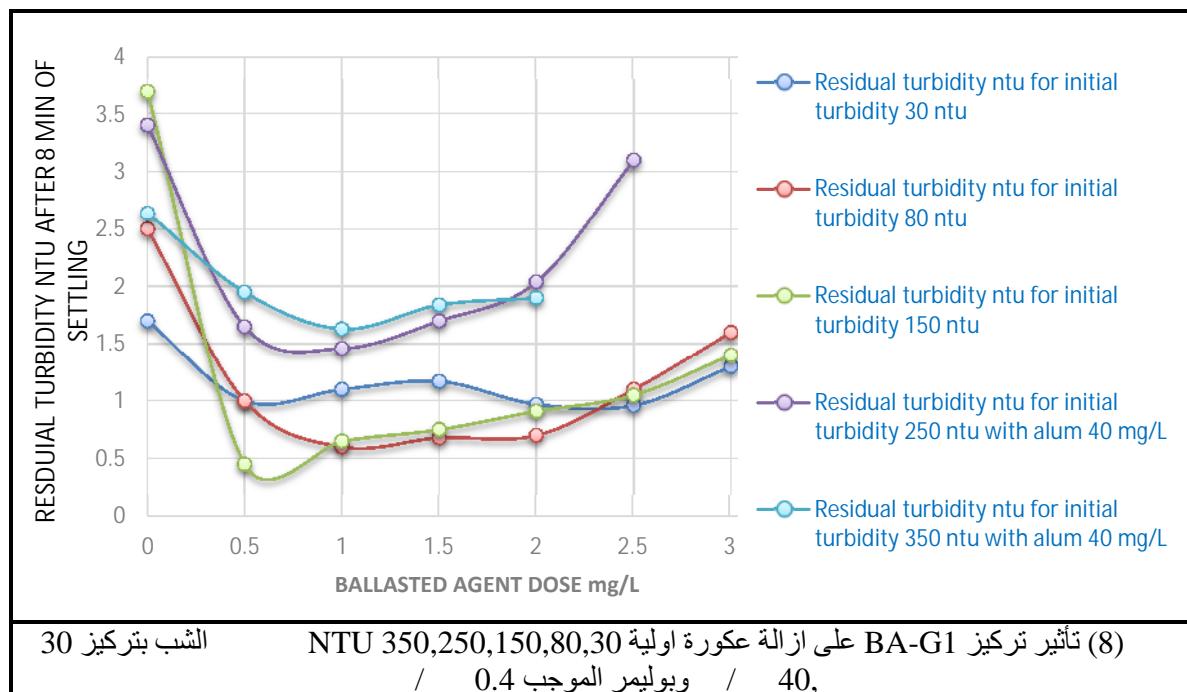
تأثير تركيز حبيبات الرمل BA على التبييد :-

كمساعد وزني والذي تم عزله منخلاً من نموذج رملي محلٍ من BA جنوب العراق زاد من كفاءة إزالة العكورة مقارنة بالتبديد التقليدي المضاف إليه (الشب والبوليمر فقط) والشكل (7) يوضح نتائج الدراسة التي أجريت على عكورة اولية 150 NTU وباستخدام BA-G2 بتركيز 0.5 غم/لتر وبوليمر موجب الشحنة بتركيز 0.2 .



تبين النتائج الموضحة بالشكل (8) بأن اضافة BA بتركيز 2.0-1.0 غ/لتر يعطي كفاءة عالية لازالة عكورة اولية (30,80,150) NTU، وفي العكورات المرتفعة (350,250) NTU فإن تركيز BA الكفوء يكون بين 1.5-0.5 غ/لتر. وهذا يظهر تحت ظروف تركيز الشب الامثل مع البوليمر الموجب. والجدول (5) يدرج معايير المنحنيات لمستويات عكورة اولية (30 250 150 80 30) NTU لإيجاد قيم العكورة المتبقية معتمدة على تركيز BA.

ويعزى سبب انخفاض BA تفععه بأنه في الوسط المائي عالي العكورة يسهل تكوين اللبادات نسب العالية للمواد العالقة المنتشرة فيه. فإذا أضافت كمية محددة لا تتجاوز 1.5 غ/لتر من BA لتحويل اللبادات إلى طور التثبيت كافي للحصول على عكورة متبقية بحدود 1 NTU، وفي نفس الوقت لا يزيد عبئ الشب والبوليمر من الرابط والتجسير وهذا ما أشار إليه الدراستين [24] [5]. تم ملاحظة ارتفاع العكورة أثناء عملية التخمير بعد اضافة BA مباشرة ويتبعها انخفاض ملحوظ مرئيا عند تكون اللبادات بمشاركة BA والبوليمر عند التراكيز المثلّل للعكورة الداخلة.

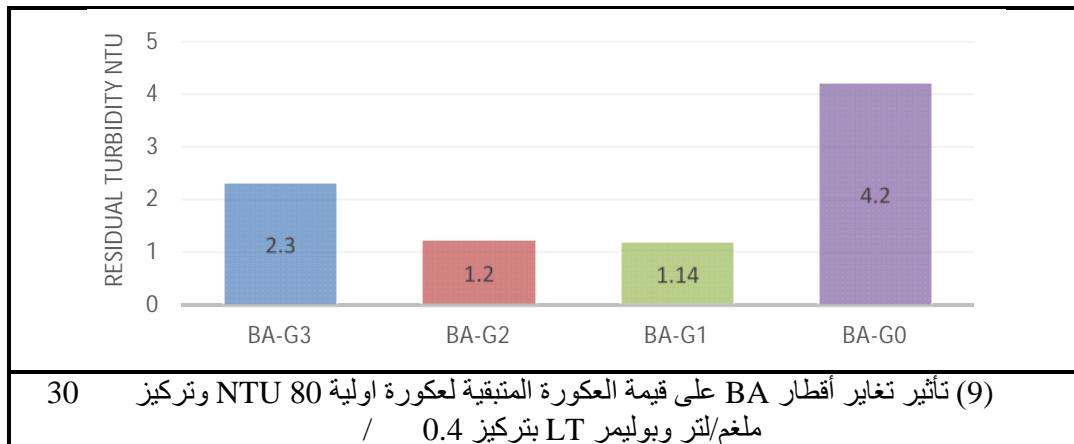


ويلاحظ بالشكل ان العكورة تعود بالازدياد عند رفع قيمة جرعة BA ما فوق 2.5 غم/لتر وهذه ما يمكن تفسيره بان اللبادات المتنقلة قد اكتفت من حمل المزيد من الحبيبات الرملية او الدقائق العالقة في تركيبتها تاركة ايها في الوسط المائي وهذا ما اشار اليه ايضا الباحث [7]. كما ويمكن زيادة كمية BA المضاف والمشاركة للblade بزيادة بنية في تركيز المخثرات والبوليمرات المستخدمة.

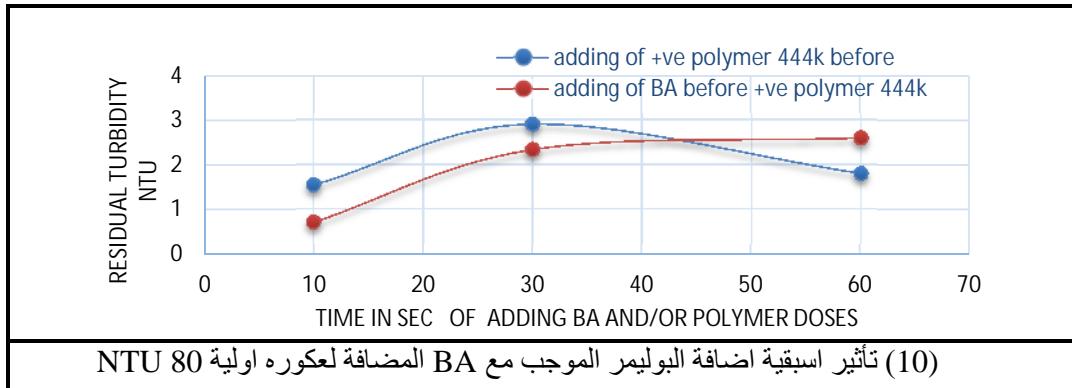
(5) منحنيات لقيم العكورة المتبقية للمياه المعاملة بالتلبيذ المتنقل لمستويات العكورة اولية مختلفة		
Initial Tur.	Equations (2 nd order), For Alum dose 30-40 mg/L, +ve Polymer dose 0.4mg/L	xValue
30 NTU	Residual Turbidity (NTU) = 0.1957x ² - 0.6879x + 1.5671	
80 NTU	Residual Turbidity (NTU) = 0.661x ² - 2.1543x + 2.2519	
150 NTU	Residual Turbidity (NTU) = 0.8462x ² - 2.925x + 2.9088	
250 NTU	Residual Turbidity (NTU) = 1.155x ² - 2.8926x + 3.1939	
350 NTU	Residual Turbidity (NTU) = 0.58x ² - 1.478x + 2.6	Sand Dose in mg/L

تأثير تغير قطر الحبيبات الرملية BA على التلبيذ : تم اجراء عزل منخلي وتقسيم النموذج الرملي إلى 4 مجاميع (G0,G1,G2,G3) متحاجع على نسبة ل لتحقيق اعلى نسبة .

وتم التوصل بالدراسة بأن المجموعة BA-G0 رفعت عكوره الوسط المائي كثيرا ولم تعطي نتائج ايجابية على اساس العكورة المتبقية للمياه المرودة. في حين ان المجموعة BA-G3 شاركت بالblade المتكونة ولكن ذلك استوجب استخدام مزج عالي تجنبا لترسيبها بسبب كبر حجمها مقارنة مع الحجوم الاخرى المستخدمة، وهذا قاد بزيادة احتمالية تكسر اللبادات المتكونة بمرحلة التلبيذ. في حين تم الحصول على اعلى كفاءة باستخدام المجموعتين BA-G1,BA-G2 بسب مشاركتها بتكون اللبادات نظرا لملائمة حجمها ولانتشارها المتجانس اثناء مراحل المزج كما موضح بالشكل (9). وهذا ما اتفق مع نتائج عدة باحثين منهم [20][21].

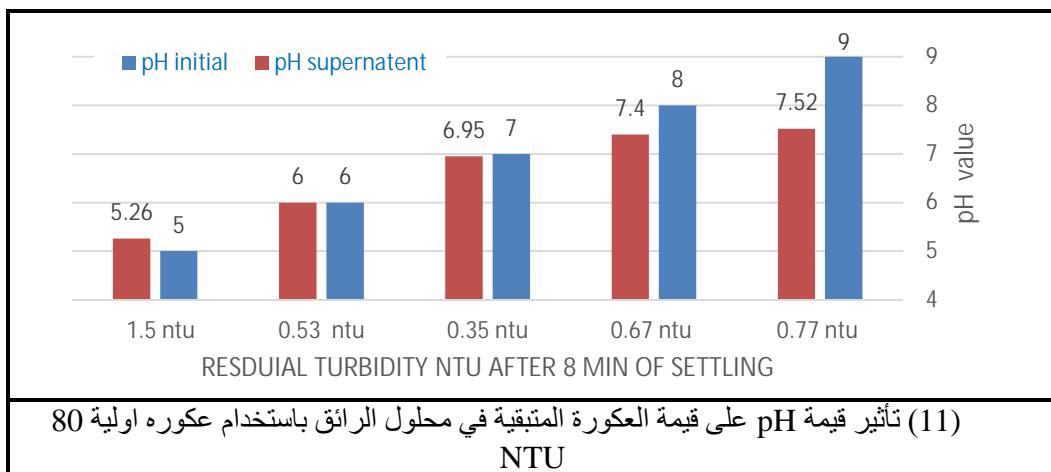


تأثير اضافة BA والبوليمر على التلبيذ : توضح نتائج الدراسة في الى شكل (10) قبل اضافة مساعدات التخثير (بوليمر) بفتره 10 ثوانى يعطي نتائج افضل من اضافة المساعدات اولا، والتي اجريت مقارنتها لمياه ذات عكورة اولية 80 وحدة. ويعزى هذا الى حالة ار حبيبات الرمل بانتظام بالوسط المائي قبل تحل البوليمر وتكون الايونات وانشاء الجسور البنية بين الدقائق العالقة، وهذا يؤدي إلى مشاركة تامة للـ BA في اللblade عند توفر القيمة المثلية من الكيميويات المضافة. كما وأن البوليمر يقوم بدور المادة اللزجة اللاصقة حول الجسيمات الصلبة ومن ضمنها BA حال تحلله، مما يساعدها على تكوين لبادات قوية التماسك وأكثر تكورة.



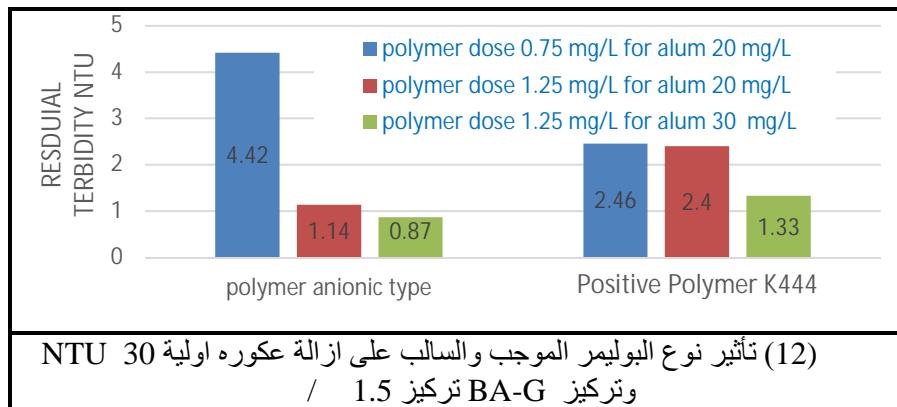
تأثير قيمة الهيدروجيني المتبقية: -

للحظ بأن أفضل قيمة اولية للأس الهيدروجيني هي عند $pH=7$ قبل اضافة المختبر، حيث استحصلت النتائج بعد تطبيق التجربة على القيم الاولية (5.0, 6.0, 7.0, 8.0, 9.0) لعکوره اولية NTU 80 وتركيز G1 = 1.0 غم/لتر والبوليمر الموجب. وأشارت الدراسات [22] و [23] وبغية الاستفادة القصوى من تراكيز الشب المضافة يجدر وصول قيمة pH إلى ما بين 7.7-5.5 معتمد على قيمة تركيز المضادات ونوعية الجسيمات العالقة في الوسط ووجودية البوليمرات المساعدة ونوع شحنتها. كما أن أفضل قيمة لحالة Sweep Coagulation هي في مرحلة سيادية المركبات السالبة والتي تحدث حسرا عند قيمة pH ما بين 6-8 [22].



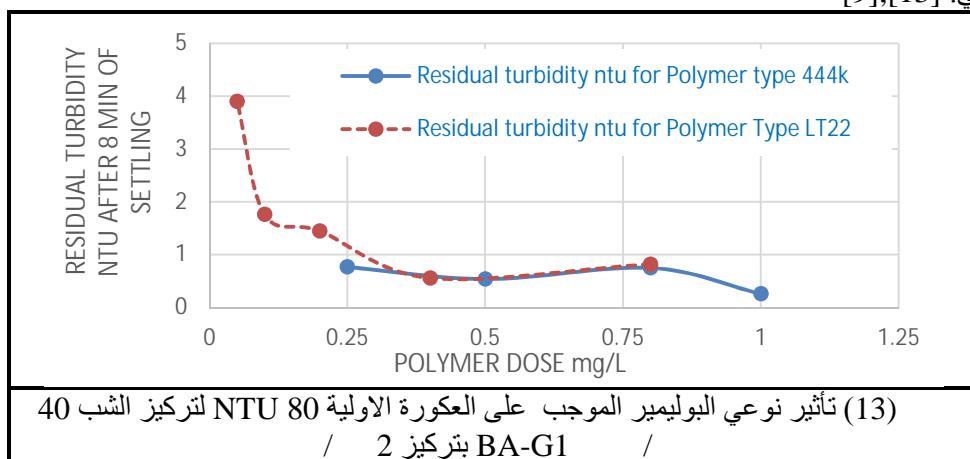
تأثير البوليمر المستخدم على التثبيت: -

تبين من الدراسة بالشكل (12) بأن البوليمر الموجب أكثر كفاءة نسبياً من البوليمر السالب في محطات الاصالة انه لعب دوراً بتنقلي تراكيز الشب المضاف كونه يعادل شحنة سطوح الغرويات والجسيمات السالبة وتبين ذلك من معاملة مياه نهر دجلة ذات عکوره اولية 30 وحدة بنوعين من البوليمرات الموجبة [24]. حيث اوضحت الدراسات العديدة منها [18-25] بأن استخدام البوليمرات في التخثير والتثبيت التقليدي يرفع من كفاءة الترسيب ضمن تراكيز ما بين 0.5-1.5 / بـ عملية معادلة الشحنة والتجسير البنائي وتكوين لبادات أكبر وأنقل، مقللة من تراكيز المختبر الرئيسي. وهذا ما اتفق معه العديد من الباحثين لدى دراستهم معالجة المياه السطحية منهم [13] [17]. تتطبق فوائد البوليمر أيضاً على التثبيت المثلث ويضاف اليه أهمية طلي الحبيبات الرملية بذروحة تمكنها من التجمع وتجميع من حولها الجسيمات غير المستقرة المترسبة بفعل المختبر.



تأثير نوعية البوليمر الموجبين: -

بينت الدراسة بأنه لا يوجد فرق واضح بين البوليمرين الموجبين نوع LT22 والبوليمر k444 لمعالجة مياه ذات عکوره متوسطة، كما موضحة بالشكل (13). ويعزى سبب ذلك لتشابه فعالیته کمساعد تخثير مکملًا عمل المخثر الموجب مقللاً من جهد زيتا حول الجسيمات، ومانح لزوجته حول BA ليزيد قابلية اللبادات المتقللة على التكتل والالتصاق حين التجسير البیني. [13][9]



تأثير قيمة الانحدار السرعى (G) على التلبيد

ن اهمية المزج السريع تكمن في نشر المخترات الوسط المائي بشكل متجانس ليتيح لها فعاليات

. وأشارت المراجع المعتمدة [26] [22] أن مزج التخثير يعتبر ذات أهمية أكبر في حالة التراكيز المنخفضة للمخثرات (حالة ميكانيكية معادلة الشحنة) وهو أقل أهمية في حالة استخدام المخثرات لتراكيزها الأعلى عند حالة ميكانيكية الاصطياد Sweep Coagulation.

فغايتها هو توزيع ونشر كل من BA والبوليمير بشكل متجانس اكمالا لعملية التخثير، وأخيراً مزج

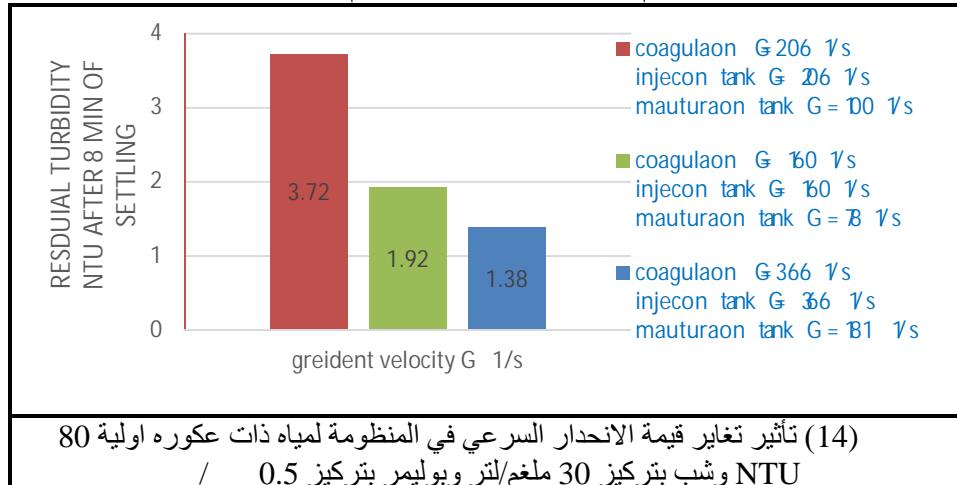
نضاج الذي يحدد بدوره حجم وكثافة الالبادة المكتنلة بتأثيرات طاقة المزاج وتوزيعها.

(14) تم اختيار تلات قيم للمزج في الدراسة مع اضافة مقادير تابته للمضافات الكيميائية وBA وكما موضح في اثناء مرحلة الانضاج، وهذا ينطبق مع ما ذكر بالمراجع بأن مرحلة الانضاج لها قيمة انحدار سرعى 400-200 1/s، وهو لرئيسي لقصر زمن مرحلة الانضاج لدى ثبات قيمة G.t.

كما وتم التوصل من نتائج الدراسة إلى أن أفضل كفاءة إزالة للعكورة تتحقق عند تسلیط قيم انحدار سرعی (التخثير) 366 لـ 181 لكل ثانية (366).

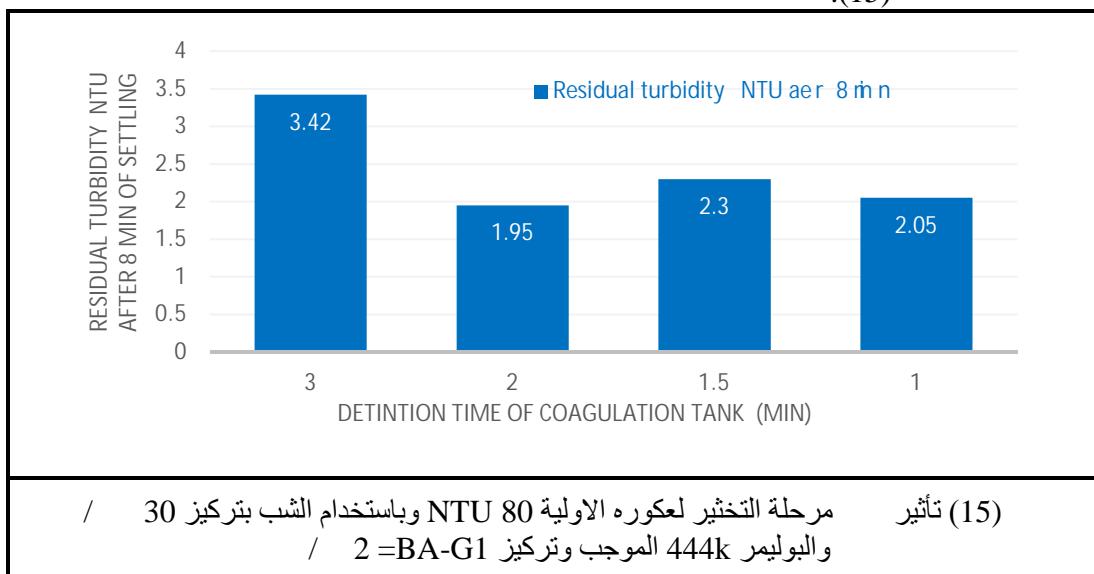
: "تأثير بعض العوامل التشغيلية على أداء تقنية التثبيت المثلث لمعالجة المياه"

واثناء المشاهدة بالعين المجردة وعند خفض قيمة الدوران 100 80 دورة بالدقيقة في مرحلة الانضاج يبدا تثاقل الالبادات وتجمعها حول المروحة ومن ثم ترسيبها وخصوصا لدى القيم المنخفضة للعكورة الاولية 30 .



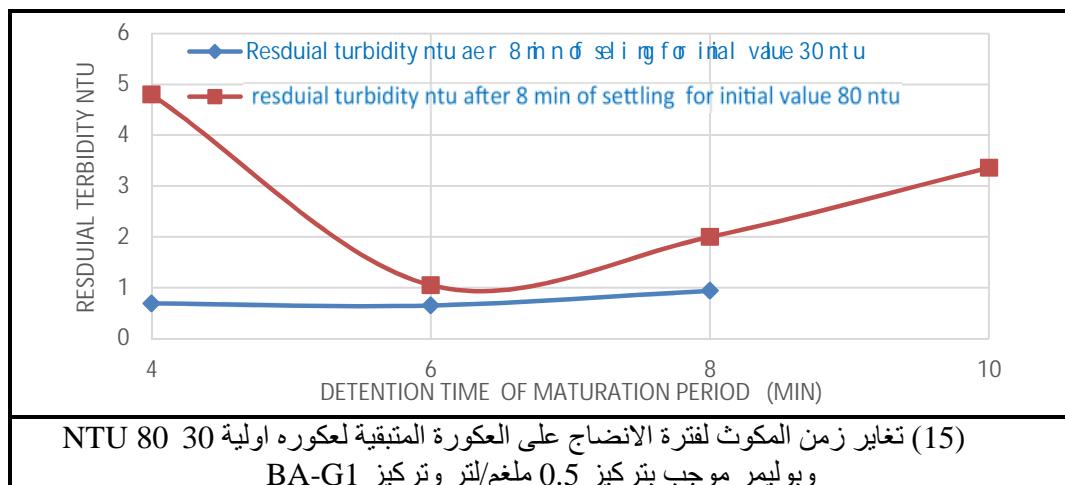
تأثير زمن مرحلة التخثير على العكورة المتبقية: -

تم اجراء فحص الجرة بتغيير عامل الزمن وثبتت قيم الانحدار السرعى والعوامل الاخرى على مياه ذات عكوره اولية 80 NTU. وخلصت الدراسة بأن اضافة محلول المخثر الرئيسي ومنحه قوة مزج لفترة 2 دقيقة يحقق الكفاءة المثلث (15).

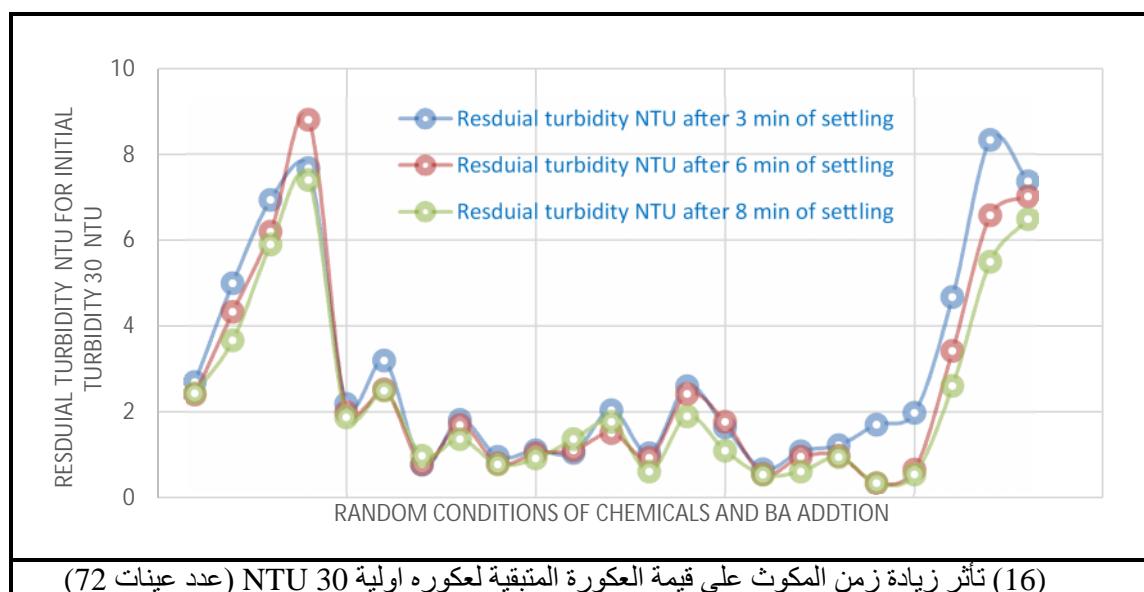


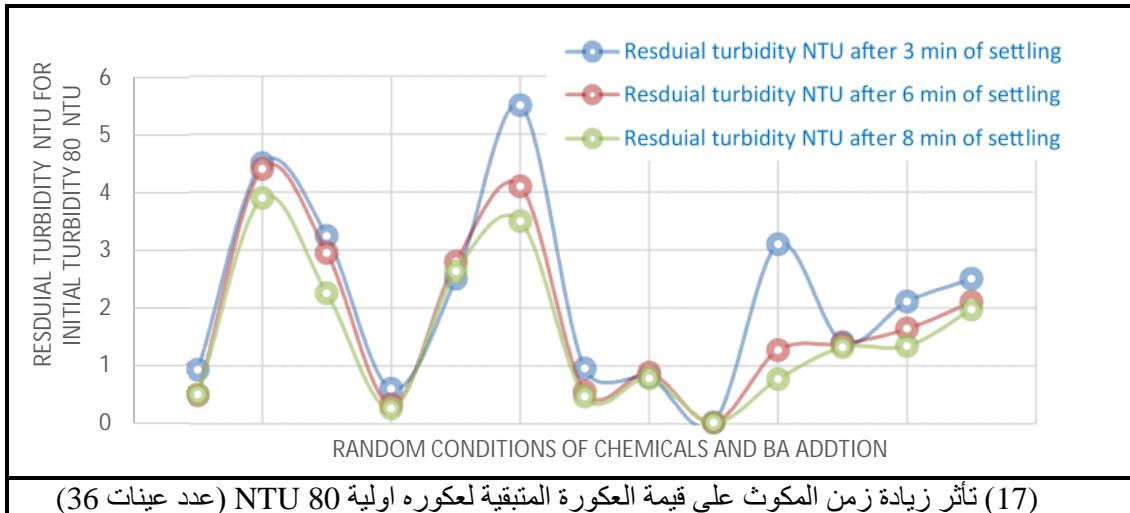
تأثير زمن مزج : -

اكتست الدراسة بأن زمن مرحلة الانضاج والبالغ 6 دقائق كافية للحصول على حجم لبادات مرئية قابل على الترسيب بكفاءة جيدة، وتمت الدراسة على مستويين من العكورة الاولية 30،80 NTU. والناتج موضح بالشكل (15). صفات الالبادات المثلثة الفيزيانية بشكل كبير على طاقة المزج المسلطية في مرحلة الانضاج، حيث ازدادت قابلية على تحمل قوى التص لارتفاع ممانعتها ضد التكسر نسبة الى الالبادة التقليدية (بدون BA) المكوث التقليدي (15-45 min) [14] وبالتالي خفض فترة التثبيت إلى 6 دقيقة من رفع قيمة G ثبات قيمة Gt .



تأثير وقت الترسيب على التبييد :
 تبين من الجرة بأن فترة 6 دقيقة للترويق كافية للحصول على عكورة متبقية بنوعية جيدة تقترب من 1.5 وحدة للعكورات (150 NTU) وتحصل الى ما دون 1 وحدة للعكورات الاولية المتوسطة (30 NTU)، والشكلان (16) (17) تمثل قيم العكورة المتبقية لعينات عشوائية بالدراسة. حيث قورنت النتائج احصائياً بالاختبار (T Test Paired) وأظهرت نتائجه بعدم وجود فرق معنوي لمرحلة الترويق لفترتي 6 و8 دقيقة. أما عند مقارنة نتائج فترة ترويق 3 و8 دقيقة اظهرت نتائجه وجود فرق معنوي عند قيمة = 0.05.





- :

تم الوصول الى الاستنتاجات الآتية:

- أداء تقنية التلبيذ كفؤ لانتاج مياه صالحة للشرب بفترقة قصيرة مقارنة مع التلبيذ التقليدي، حيث المكوث الهايدروليكي في احواض التلبيذ بنسبة 3:1 الترويق بنسبة 5:1.
- العلوية ($G=200 \text{ l/s}$) في التلبيذ المثقل ولكن ضمن زمن المكوث (القصير $Dt=6\text{min}$). عكس التلبيذ التقليدي الذي يحتاج ازمنة مكوث اطول بطاقة مزج أقل ($Dt=20\text{min}$ $G=60 \text{ l/s}$).
- تقنية التلبيذ المثقل ذات أداء جيد للعكورات المتوسطة والمرتفعة منها ذات العكورات (350,250,150,80) وحدة 30 وحدة فكتافتها تقل وصولا الى 99%، أما للعكورة الاولية
- يتطلب التلبيذ راكيز مخثرات اعلى بنسبة 25% مما يتطلبه التلبيذ التقليدي وذلك بسبب عمل المنظومة في طور التخمير الاصطيادي ولارتفاع BA وأخير قصر ازمنة المعاملة
- استخدام البولميرات ضرورية في تقنية التلبيذ المثقل. لمير موجب الشحنة افضل من السالب لمعاملة نهر دجلة.
- ان استخدام الحبيبات المحلية الرملية الناعمة BA ضمن مديات اقطار (212-75) μm يعد مثلا وزنيا جيدا بديلا عن رية المستوردة والمعدة لهذا الغرض.
- الدراسة اعطت التراكيز المثلى للمسافات الكيميائية، حيث للعكورات المتوسطة كانت التراكيز 30 mg/L 0.2 g/L 1.5-1 g/L 2.0-1.0 للشب والبولمير على التوالي، وللعكورات المرتفعة وكانت التراكيز 35 و 0.4 mg/L . وكان تركيز BA الامثل مع
- تبين من 6 دقيقة للترويق كافية للحصول على عكورة متبقية بنوعية جيدة تقترب من 1.5 NTU(350 250 150) وتنصل الى ما دون 1 وحدة للعكورات الاولية المتوسطة (80,30). حيث قورنت النتائج احصائيا بالاختبار (T-Test-Paired) لبيان الفروقات المعنوية.

-:-

1. Amirtharajah A., Brian M. SKeens, Heather L. Heindel, Wei LI Scott A. Hardy, and Ron Latimer,"Static mixer in water treatment: experiments and modeling of mixing for coagulation flocculation" AWWA Research Foundation and American Water Work Association,2000.
2. Armenante Piero M. "Coagulation and Flocculation" Presentation slides p129, New Jersey Institute of Technology New Jersey Institute of Technology NJIT,1997.
3. American Water Works Association and James Edzwald "Water Quality And Treatment: A Handbook On Drinking Water"sixth edition, American water works association, 2011.
4. Chi-Yuan Fan, Yuan Ding, Shih-long Liao et.al. "High Rate Microcarrier-Weighted Coagulation for Treating Wet Weather Flow" New Jersey Institute of Technology 1996.
5. Crittenden J., Rhodes Trussell, David W, Kerry J. Howe, George Tchobanoglous "MWH's Water Treatment Principles and Design" Third Edition,John Wiley & Sons, Inc.,2012.
6. Desjardins C., Boniface Koudjonoub, Raymond Desjardins "Laboratory Study of Ballasted Flocculation" Water Research, pp744–754, 2002.
7. Environment Protection Agency "Guidance Manual: Turbidity Provisions" p138, 1999.
8. Ghanem A., Young J. C. and Edwards F. G., "Mechanisms of Ballasted Floc Formation" Journal Of Environmental Engineering, pp274-277,2007
9. Hammer M. J.,Hammer M. J. Jr,"Water and Wastewater Technology " Sixth Edition, Prentice-Hall Publisher, 2008
10. Hasan Mohammed Sulaiman "Effect of Polyelectrolytes on Turbidity Removal of Tigris River by Alum Coagulation " Master Of Envaramment Scinece, University Of Mosul , Iraq, 1977.
11. Mackenzie Ph.D., P.E., BCEE , Michigan State University "Water and Wastewater Engineering: Design Principles and Practice",McGraw-Hill Companies, p1300, 2010.
12. Mackenzie Ph.D., P.E., BCEE , Michigan State University "Water and Wastewater Engineering: Design Principles and Practice" McGraw Hill, p1308, 2011
13. Metcalf & Eddy, Inc. George Tchobanoglous, franklin L. Burton , H.David Stensel, "Wastewater Engineering Treatment and Reuse", 4th edition, McGraw-Hill Companies,p1898,2003
14. Pallavi Mehta "Role Of Zeta Potential In Micro-Carrier Process", Institution Journal, p116,1999.
15. Plum V., Claus P.Dahl, Leif Bentsen, Carsten R. Petersen, LisNapstjert, N. B. Thomsen "The Actiflo Method" Water Sci Tech. no. l, pp269-275, 1998.
16. Ronald L. Droste "Theory and Practice of Water and Wastewater Treatment" John Wiley & Sons Inc.,1996.
17. Sinha S., Gary Amy, Christian Desjardins, Jerome Lepore, Chandra Mysor, Paul Whittam "Sand Ballasted Flocculation Versus Conventional Coagulation: Bench- and Pilot-Scale Comparisons of Clarification of Highly Variable Source Waters" Water Quality Technology Conference 2002 of American Water Works Association 2002.
18. Voila "Actiflo® Process for Drinking Water Treatment" Brochure,p6 ,2005.
19. Voila "A Compact Solution for Treatment of Drinking Water, Process Water and Wastewater: Introduction to the Actiflo Process" Presentation ,p51, 2005.

20. W.Zhu, R. Seth and J. Lalman "Evaluation of a Micro Carrier Weighted Coagulation Flocculation Process for the Treatment of Combined Sewer Overflow", Environmental Technology Vol 28, p761-770, 2007.
21. Walas Stanley M."Chemical Process Equipment: Selection and Design" Third Edition, Butterworth-Heinemann Series In Chemical Engineering, p774, 1990.
22. Water Environment Federation Manual of Practice No. FD-8 "Clarifier Design"Second Edition, McGraw-Hill, p746, 2005.
23. William Bevis W. L. Mak, Suki S. K. Pun "Pilot Testing of Manganese Oxidation in a High-Rate Sedimentation Process for the Reprovisioning of the Sha Tin Water Treatment Works, Hong Kong Special Administrative Region", Water and Environment Journal 21, pp26–33, 2007.
24. Young J.C. and Edwards F. G. "Factors Affecting Ballasted Flocculation Reactions" Water Environmental Research, Vol 75, No 3 ,pp263-271, 2003.
25. Zeta-Meter Inc. "Everything You Want to Know About Coagulation & Flocculation" Fourth Edition, p41,1993.
26. مديرية بيئة نينوى "نتائج الفحوصات المختبرية لمسح المصادر المائية الأول في محافظة نينوى" 2011-2010

تم اجراء البحث في كلية الهندسة = جامعة الموصل