



دولة فلسطين
بلدية نابلس
State of Palestine
Nablus Municipality

محطة التنقية الغربية
تقرير الاعمال الشهري



آب 2018



. يوسف ابو جفال

مسؤول التشغيل

. سامح البيطار

محاسب وسكرتير

. سليمان ابو غوش

مدير المحطة

. محمد حميدان

مهندس المعالجة ومسؤول



جدول المحتويات

4	لomba عامة (General overview)	1
4	القراءات اليومية (Daily readings) لشهر اب	2
4	كمية المياه	2.1
6	كمية الأكسجين التهويه لشهر	2.2
7	الفحوصات الكيميائية المعدة في مختبر المحطة لشهر اب	3
12	تشغيل خط معالجة المياه (Operation of waste water line)	4
12	والدهون (Screens & grease & grit removal)	4.1
12	الترسيب (primary sedimentation tanks)	4.2
13	التهوية (Aeration tanks)	4.3
13	النهائي (Final sedimentation tanks)	4.4
14	تشغيل خط معالجة الحمأة (Operation of Sludge Line)	5
14	 التشغيل التكثيف الميكانيكي (Mechanical Sludge Thickening Unit)	5.1
14	التكثيف (Primary Thickener)	5.2
14	الهاضم اللاهوائي (Anaerobic Digester)	5.3
14	(Gas Holder)	5.4
16	شعله (Gas Flare)	5.5
16	تجفيف (Sludge Drying Beds)	5.6
16	تخزين (Sludge Storing)	5.7
16	(Liquor Storage Tank)	5.8
17	الطاقة الكهربائية	6
18	وحدة المعالجة الحيوية للغاز الحيوي (Desulfurization Unit)	7
19	وحدة توليد الطاقة الكهربائية والحرارية (CHP)	8
20	تدريب طاقم العمل (Staff Training)	9
20	المشاكل الفنية (Technical problems)	10
21	طاقم العمل (Staff)	11
23	Summary	12
23	Results Summary	12.1
24	استهلاك الكهرباء	12.2



4.....	24	اليومي	المياه	1 : يبين
5.....				2 : يبين
5.....		يوميا		3 : يبين كمية المياه
6.....	1.	التهوية		4 : يوضح الأكسجين
6.....	2.....	التهوية		5 : يوضح الأكسجين
7.....		تركيز العضوية(COD _{in})		6 : يبين
7.....		تركيز العضوية(COD _{out})	المياه	7 : يوضح
8.....				8 : يظهر تركيز BOD ₅ المياه المعالجه
8.....				9 : يبين تركيز (Total Suspended Solid) عينة
9.....	5	COD/BOD تقربيا	للمياه	10 : يوضح بين المتغيرين حيث يبين قيمة
9.....	2018/8	2017/8	(pH)	11 : يوضح قيم
10	2018/8	2017/8	(MLSS) التهوية	12 : يوضح قيم
10	2018/8	2017/8	Conductivity (للمياه)	13 : يوضح قيم الموصليه الكهربائيه
11	2018/8	2017/8	(TDS) المياه الكلية	14 : يوضح قيم
11	2018/8	2017/8	عملية النتروجين	15 : يبين
15	2018/8	2017/8	الكمييات المنتجه الحيوي يوميا	16 : يوضح
15		شهر ايار CHP	والكميه المستهلك	17 : يوضح كمية
		يتم استخدامه للبوليمر		الهاضم اللاهوائي
15				18: يوضح قيمة استهلاك الكهرباء وكمية المياه
17	2018/8	2017/8	COD كيلو	19: يوضح كمييات الكهربائية
17	2018/8	2017/8	مياه كيلو	20: يوضح كمييات الكهربائية
19	CHP	الكهرباء	الكهربائية	21: الاستهلاك اليومي

(General overview)

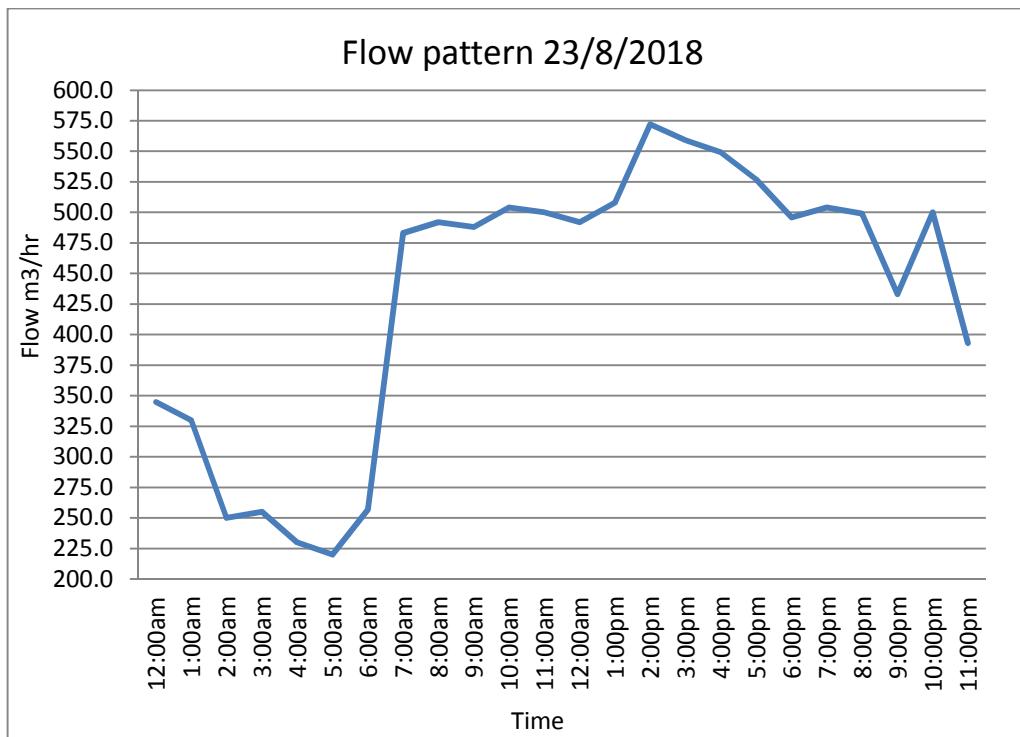
1

شهر معالجه 360,658 شهريه استهلاك الكهربائيه 293,275 يلو موزعة بين (ووحدة توليد الطاقة باستهلاك 166,347 كيلو واط وخلال الشمسيه باستهلاك المخبريه للمياه المعالجه 17,740 كيلو واط) فعلى سبيل المثال كانت نسبة المواد الصليبه المعلقه TSS في المياه المعالجه 14 /لتر بكفاءة معالجه 97% .98% الأكسجين الحيوي BOD₅

القراءات اليوميه (Daily readings) لشهر 2

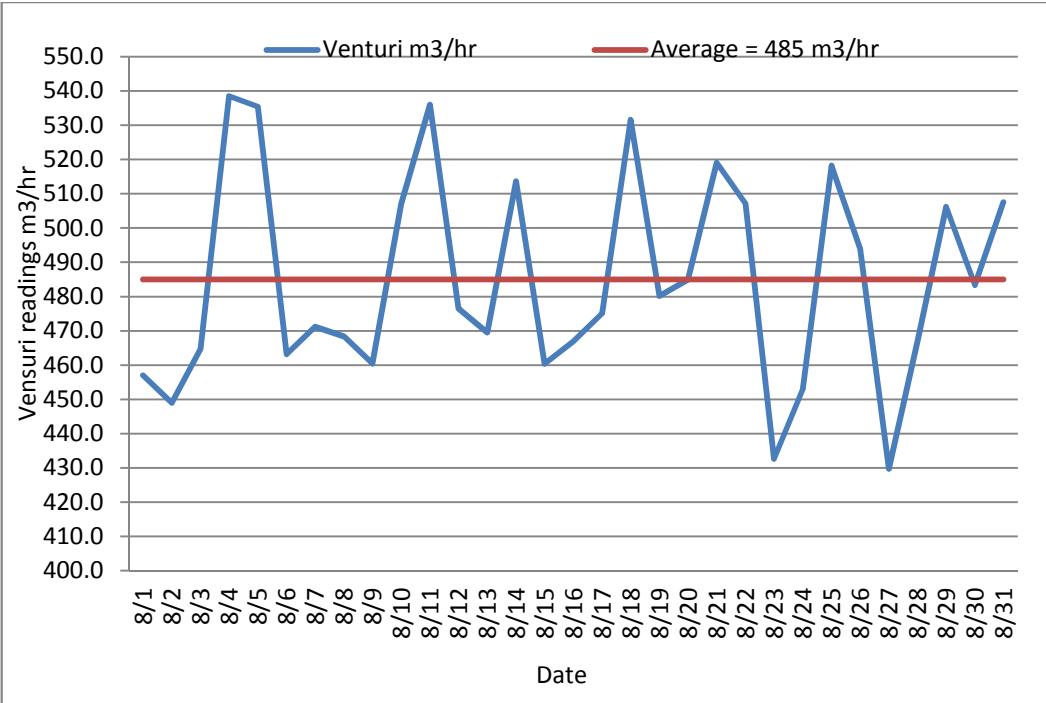
2.1 كمية المياه العادمه

كمية المياه العادمة منها محطة التنقية الغربية لشهر 360,658 حيث حسابها كما وُظهر لنا الرسوم البيانية التالية كميات تدفق المياه العادمة ومعالجتها من خلال مخرجات برنامج السكادا :

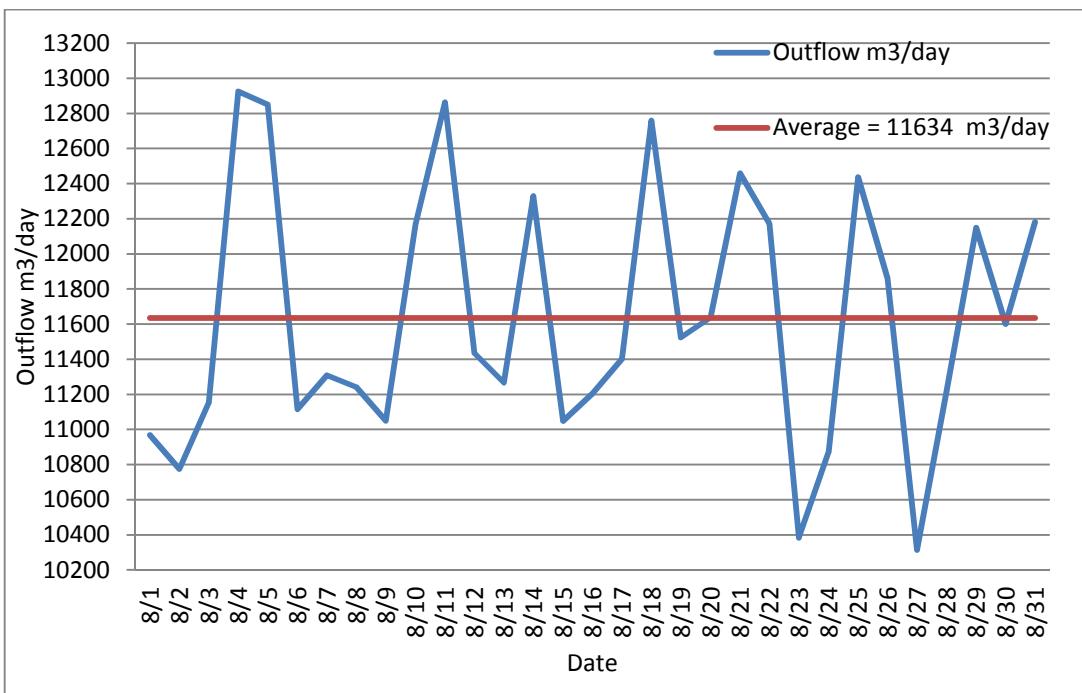


المياه العادمة اليومي 1 : يبين 24





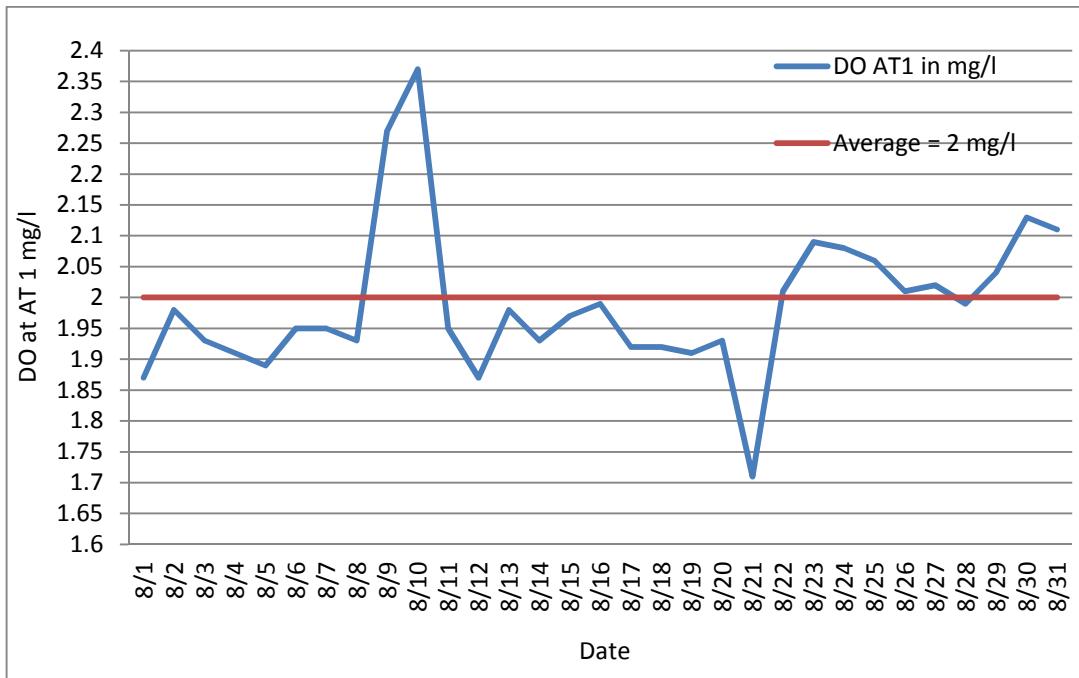
2 : يبين



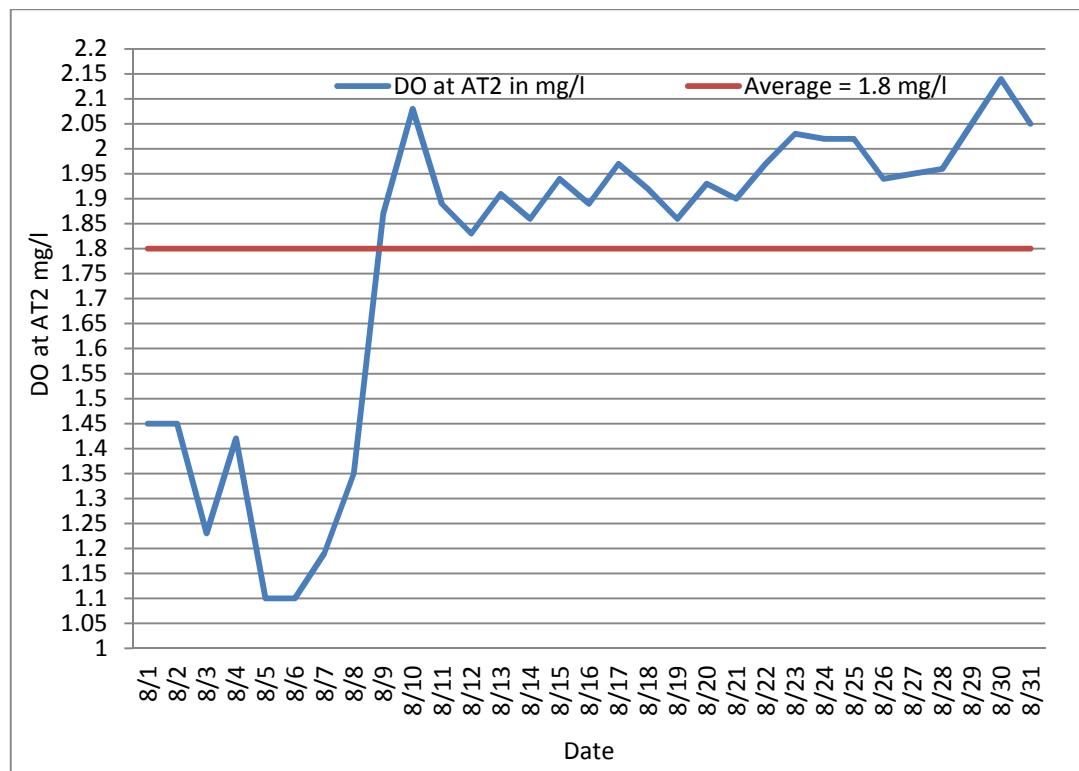
3 : يبين كمية المياه المعالجة الخارجة يومياً من المحمط .



كمية الأكسجين المذاب في خزان التهويه لشهر 2.2

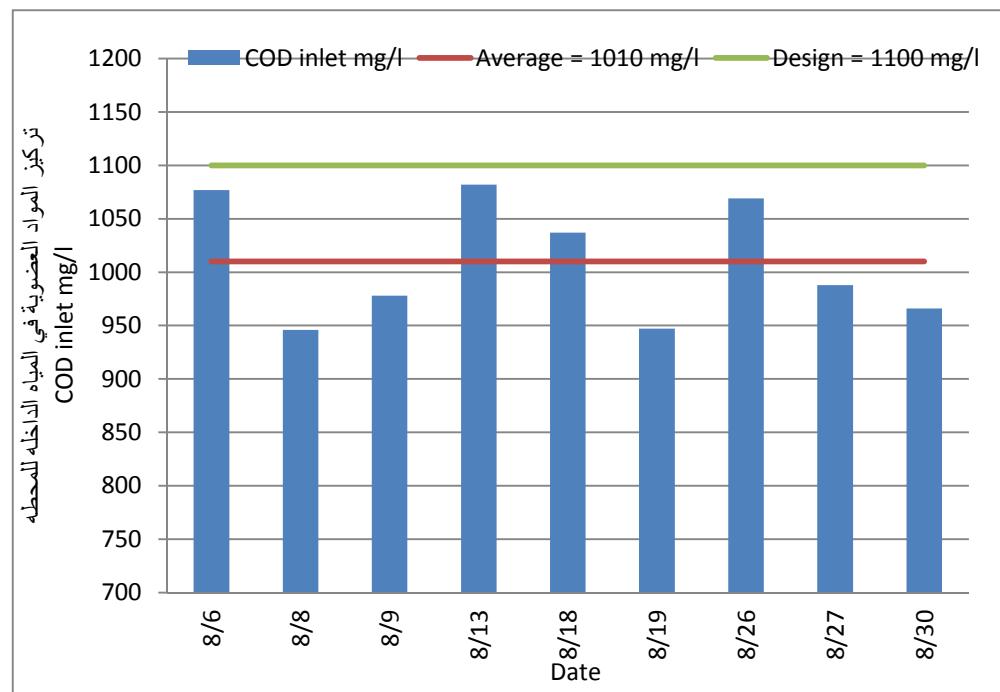


1 : يوضح الأكسجين المذاب في خزان التهويه

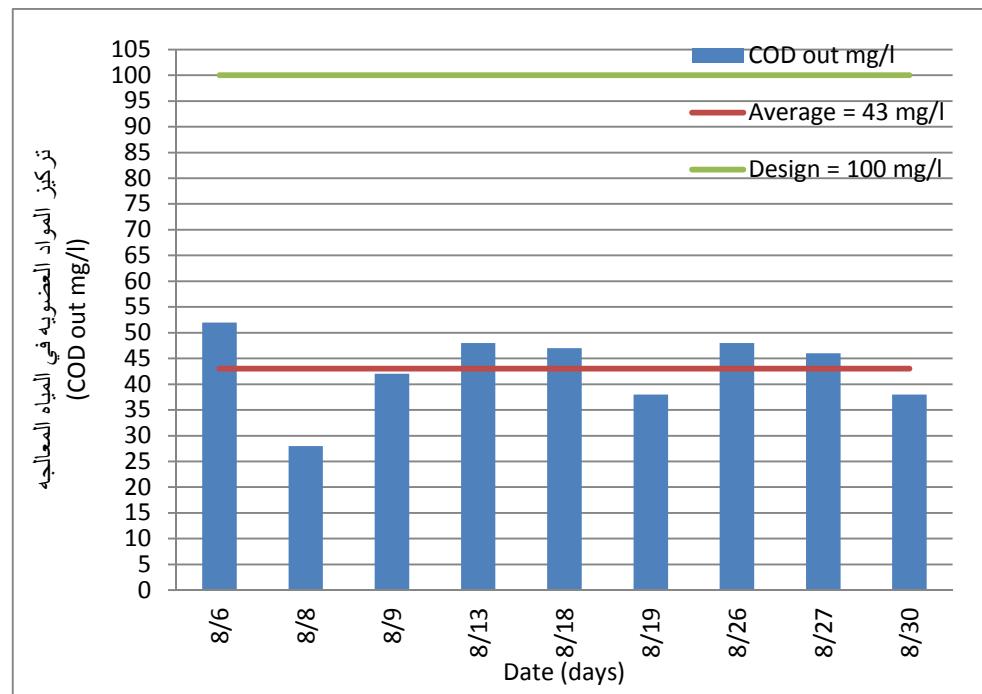


2 : يوضح الأكسجين المذاب في خزان التهويه

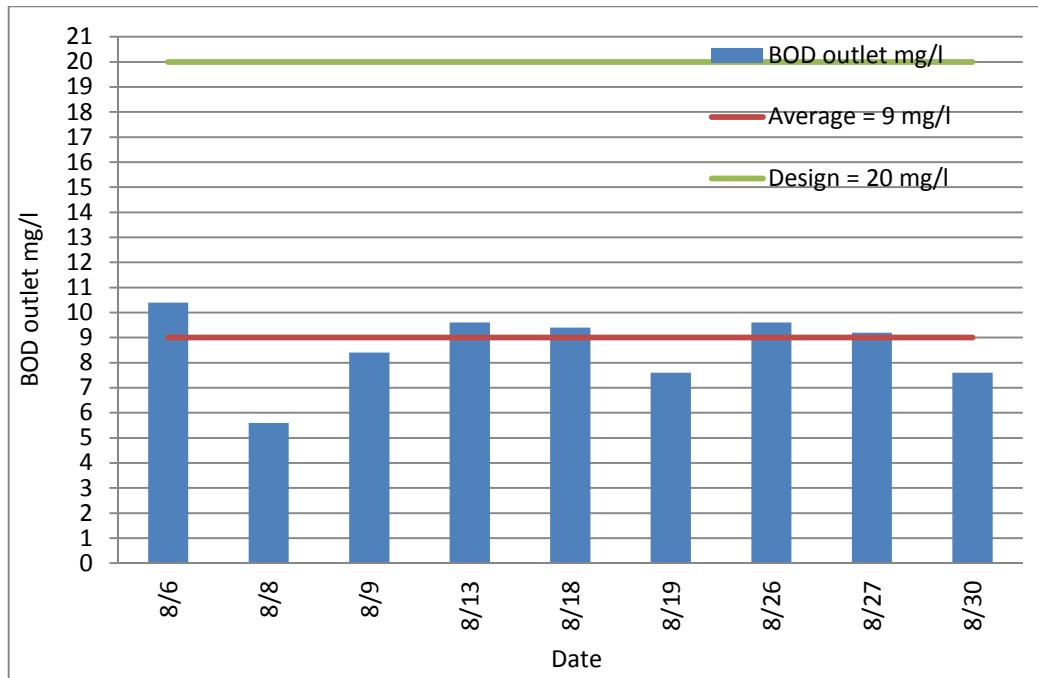




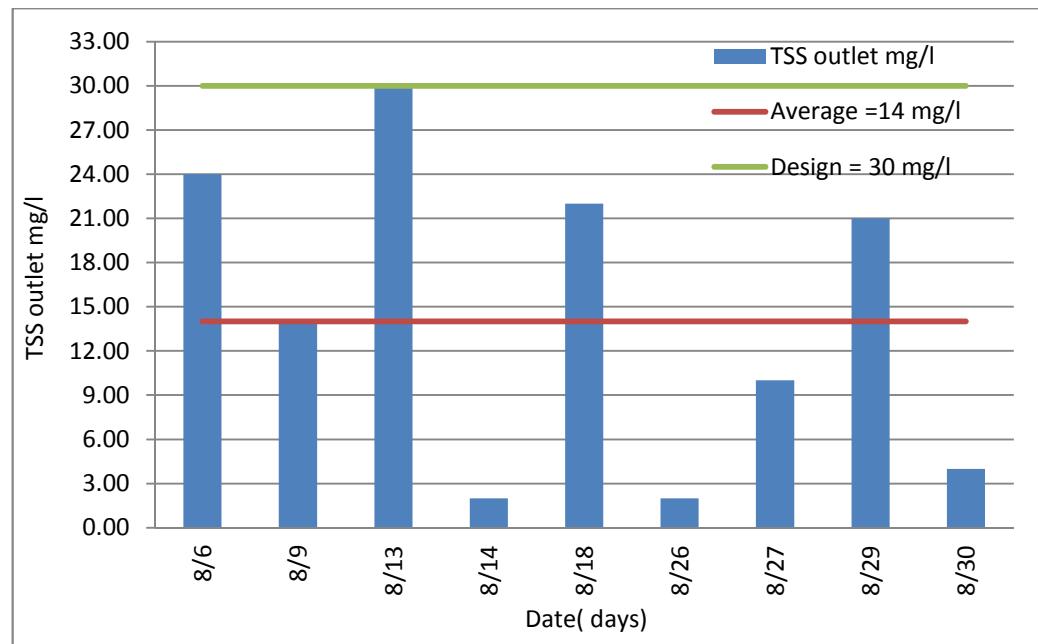
6 : يبين معدل نتائج فحص تركيز المواد العضوية (COD_{in})



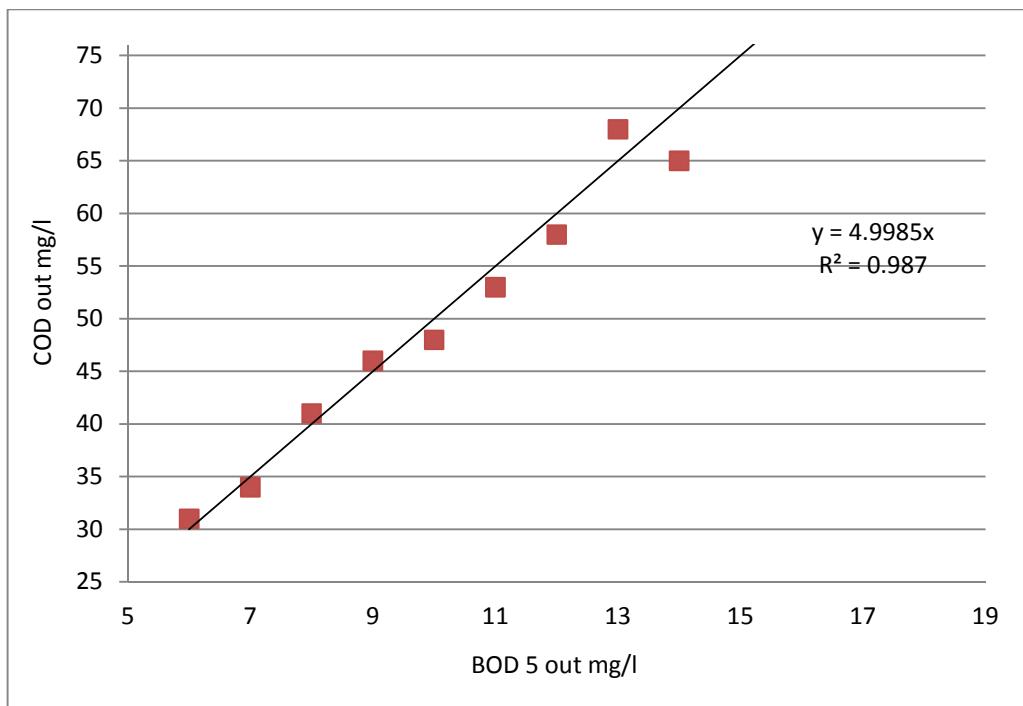
7 : يوضح كفاءة المعالجة من خلال تراكيز المواد العضوية في المياه الخارجة (COD_{out})



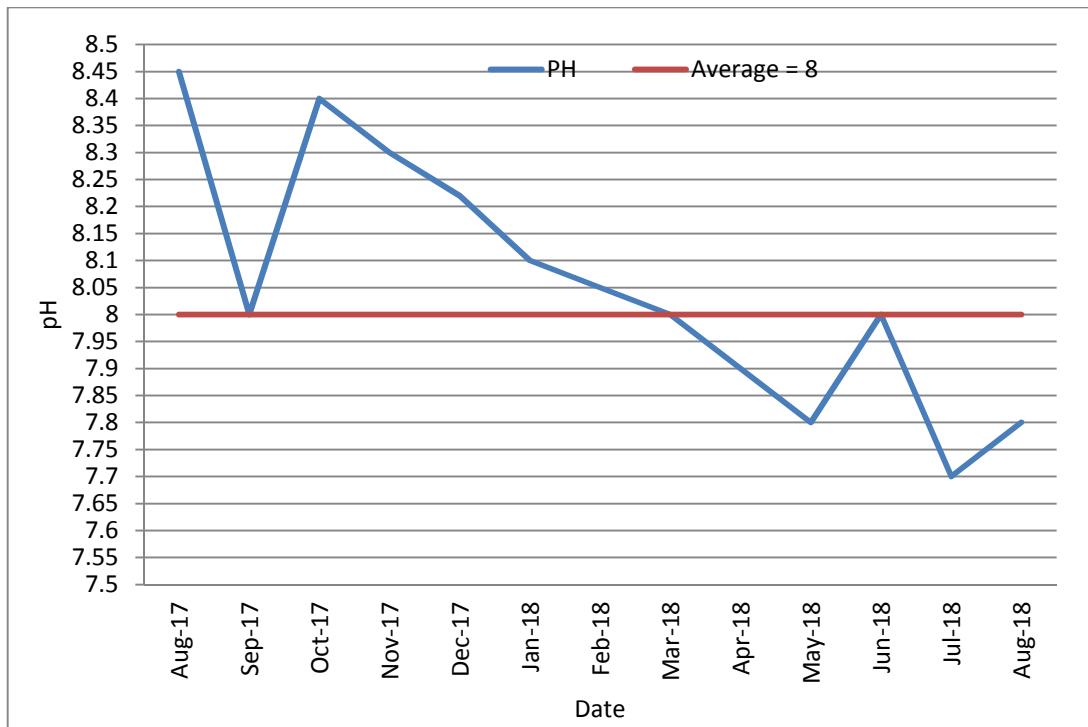
8 : يظهر تركيز BOD_5 في المياه المعالجة .



9 : يبين تركيز (Total Suspended Solid) في عينة المخرج .

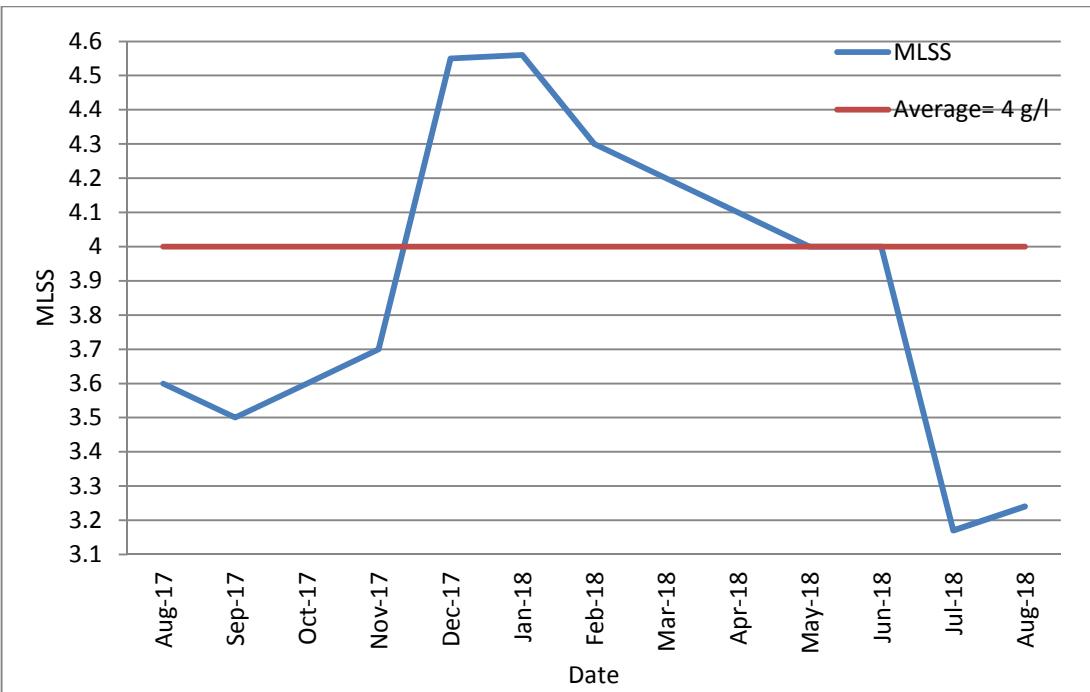


10: يوضح العلاقة بين متغيرين حيث يبين ان قيمة نسبة COD/BOD تقربياً تساوي 5 وذلك للمياه المعالجة.

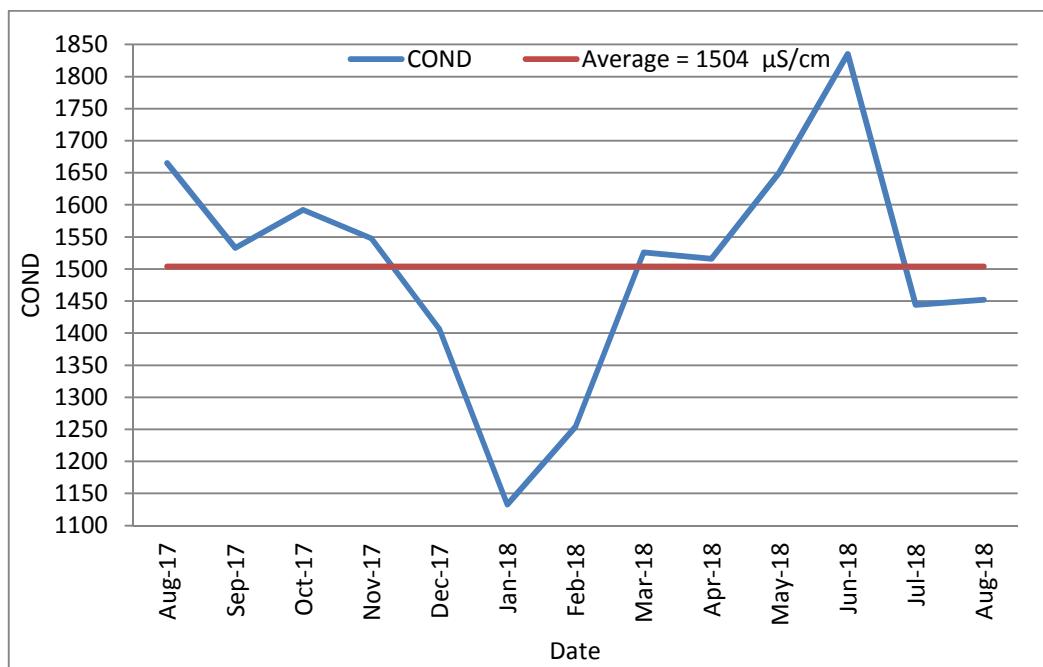


11: يوضح قيم درجة الحموضة للمياه الداخلة للمحطة (pH)



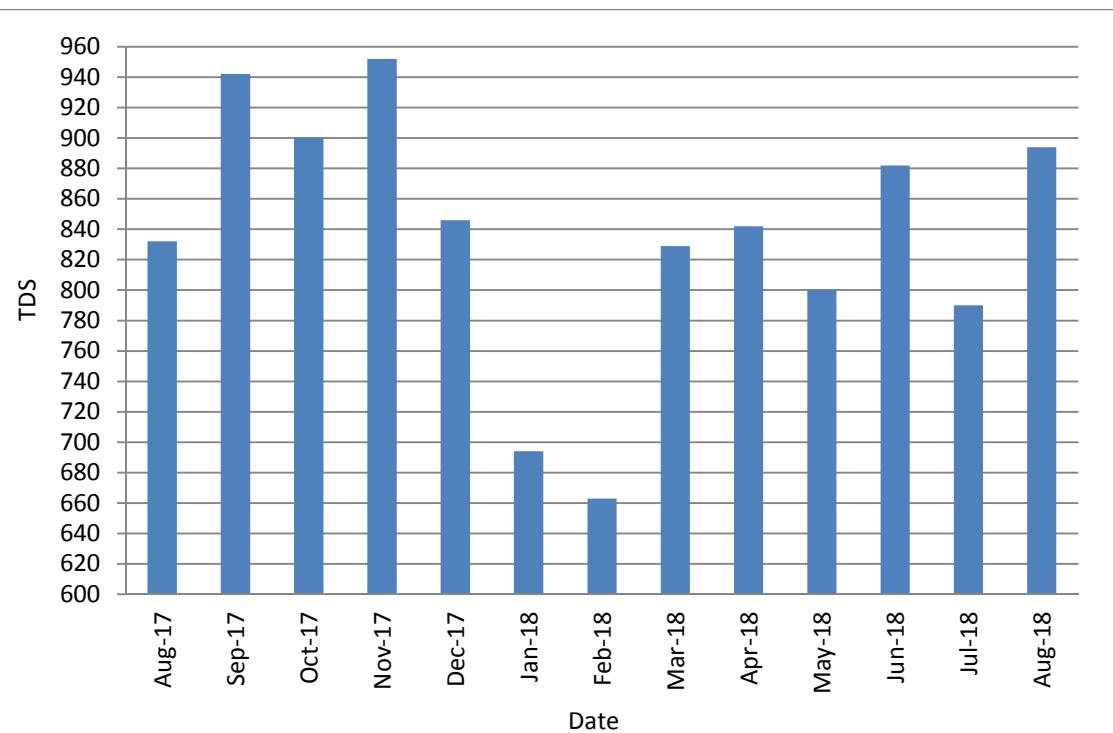


12: يوضح قيم نسبة المواد الصلبة المعلقة الحيوية في خزانات التهوية (MLSS) 2017/8 2018/8

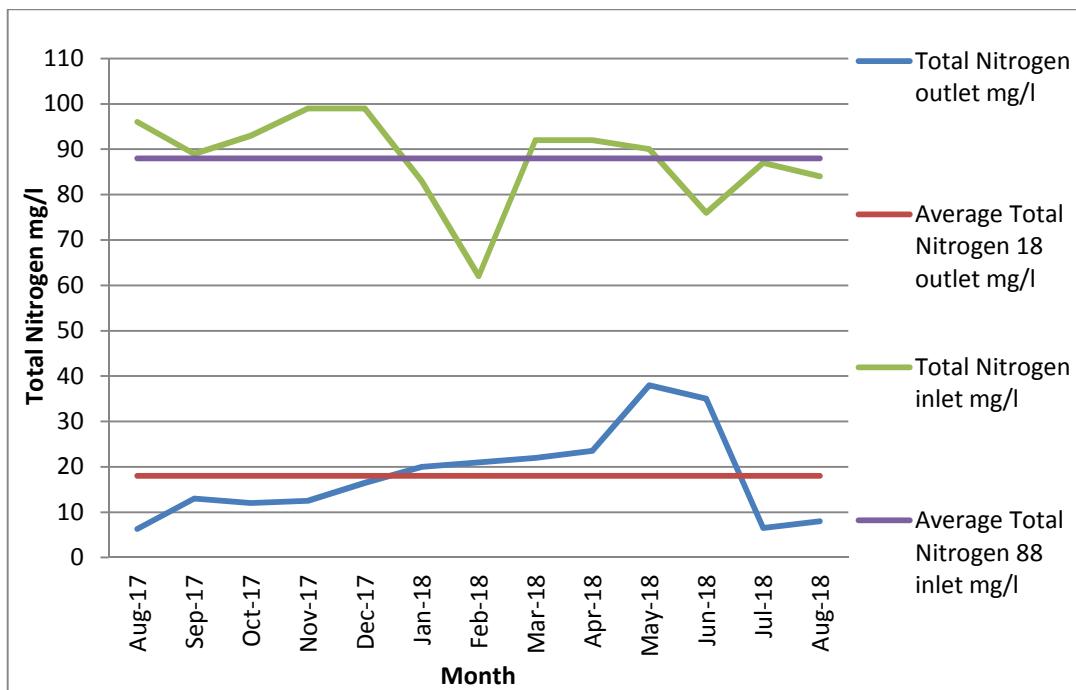


13: يوضح قيم الموصلية الكهربائية (Conductivity) للمياه العادمة





14: يوضح قيم نسبة الاملاح الكلية الذائبة في المياه المعالجة (TDS)



15: يبين فحوصات عملية إزالة النتروجين

تشغيل خط معالجة المياه (Operation of waste water line)

4.1 المصافي وازالة الحصى والدهون (Screens &grease &grit removal)

حيث تقوم المصافي () بالقطاط المخلفات الصلبة وشبه الصلبة والتي يزيد حجمها عن المسافة بين القببان فمثلاً بالمصافي (5mm) وبالتالي حماية الوحدات اللاحقة من مضخات وخلاتات وأنابيب من التلف والإغلاقات مما يعيق سير عملية المعالجة ، أما عن وحدة ازالة الحصى والدهون فتقوم بترسيب المخلفات الغير عضوية والتقليلة نسبياً من (50mm) وارسلها خط المياه وذلك ايضاً لحماية الوحدات اللاحقة من التلف والعطب ، وأيضاً ل الدهون ان وجدت وإرسالها الى الهاضم اللاهوائي.



والدهون

4.2 وحدات الترسيب الاولى (primary sedimentation tanks)

في هذه الوحدة يتم ترسيب الحمأة الاولية والتي تحتوي على نسبة مواد صلبة 2.5% وارسله لاحقاً الى وحدة التكتيف الاولى ، وبالتالي فان وحدات الترسيب الاولى تعمل على خفض المواد الصلبة الكلية ما نسبته 60% وايضاً على خفض نسبة الاكسجين الحيوي الممتص .%30

4.3 ات التهوية (Aeration tanks)

حيث يتم تهوية المياه الخارجة من وحدات الترسيب الاولى بعد خلطها مع الحمأة الراجعة وذلك لتزويد البكتيريا بالهواء اللازم للقيام بعمليات المعالجة الحيوية حيث يتكون في هذه المرحلة الحمأة المنشطة (MLSS) حيث يتم التحكم بعده بمتغيرات مهمة لحفظ مستوى مطلوب من البكتيريا مع ضبط نسبة الاكسجين المذاب.



التهوية

4.4 وحدات الترسب النهائي (Final sedimentation tanks)

يتم ترسيب الحمأة المنشطة داخل هذه الوحدات وأيضاً إنتاج مياه معالجة حيث يتم ارجاع النصيب الأكبر من هذه الحمأة إلى وحدات التهوية كما ذكر سابقاً والجزء المتبقى من الحمأة يتم تكتيفها .



يب النهائي

5 تشغيل خط معالجة الحمأة (Operation of Sludge Line)

5.1 تشغيل وحدة التكثيف الميكانيكي (Mechanical Sludge Thickening Unit)

يتم في وحدة تكثيف الحمأة المنشطه الزائدة مع البوليمر قبل عملية التغذيه الى الهاضم اللاهوائي حيث تعمل على رفع نسبة المواد الصلبه من 1% 6% من اجل زيادة كفاءة الهاضم اللاهوائي لانتاج الغاز الحيوي و تم تدريب فني التشغيل على كيفية تشغيل معدة التكثيف و كميات البوليمر التي يجب أضافتها وايضا على طريقه تغذية الهاضم وذلك تزامنا مع ضخ الحمأه الاوليه المعالجه في وحدة التكثيف الاولى ليتم خلط المكونين معا وضخه الى الهاضم اللاهوائي .

5.2 وحدة التكثيف الأولى (Primary Thickener)

يتم تكثيف الحمأه الاوليه المرسله من خزانات الترسيب الاوليه وبالتالي رفع نسبة المواد الصلبه من 2.5% 6% وضخ الحمأه المكتفه الى الهاضم اللاهوائي علما ان هذه العمليه يتم بشكل تلقائي باستخدام نظام SCADA حسب برنامج موضوع من قبل مشغلين محطة التنقية .

5.3 الهاضم اللاهوائي (Anaerobic Digester)

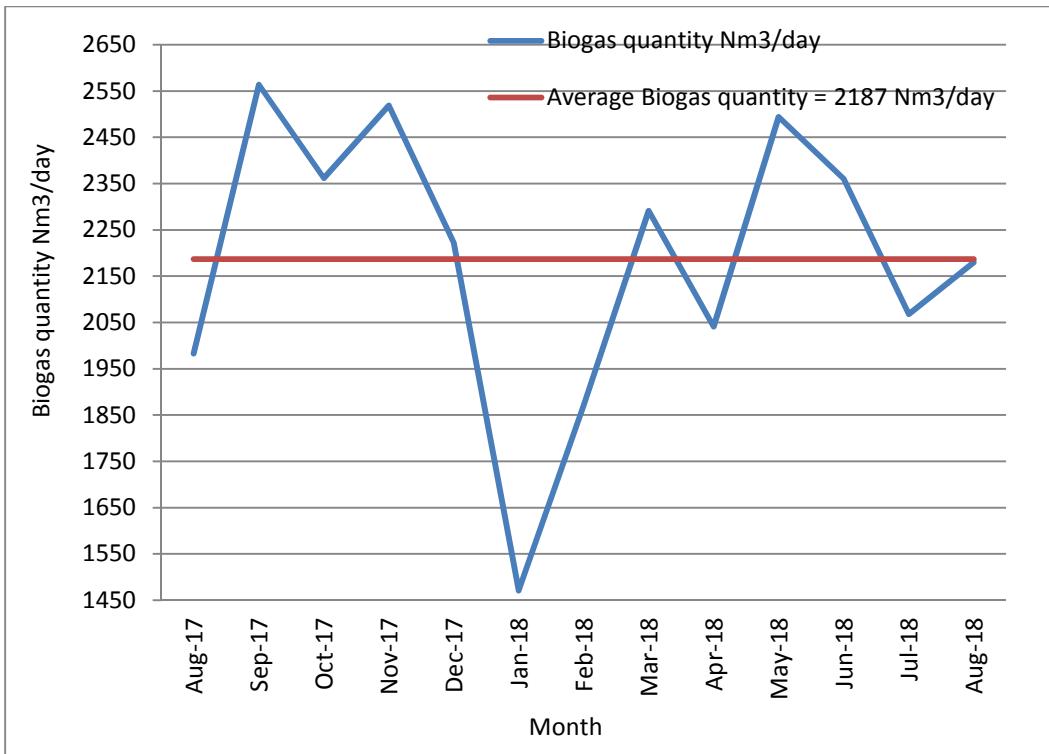
بدأت عملية تغذية الهاضم اللاهوائي خلال الاشهر السابقة وبشكل تدريجي باستخدام الحمأه الاوليه المترسبة في حوض الترسيب الاولى والحمأه المنشطه الزائده حيث يتم مراقبة العمليه الحيويه واللاهوائيه يوميا من خلال عمل القياسات لدرجة الحراره ودرجة الحموضه ونسبة غاز ثاني اكسيد الكربون الناتج من النقاول الحيوي داخل الهاضم اللاهوائي وايضا اضافة مادة الجير الى محتويات الهاضم لأجل ضمان ثبات قيمة درجة الحموضه لتكون ما بين 6.8 - 7.2 .

حيث بدأ انتاج الغاز الحيوي الناتج من عملية الهاضم اللاهوائي الذي يحتوي على نسبة تقربيه 66% ميثان 33% ثاني اكسيد الكربون. بناء على ذلك تم تدريب طاقم التشغيل على كيفية ضبط ومتابعة العمليه بأكملها وتوعيتهم بكل تفاصيل الوحدات المختلفه المرتبطة بانتاجه وتخزينه.

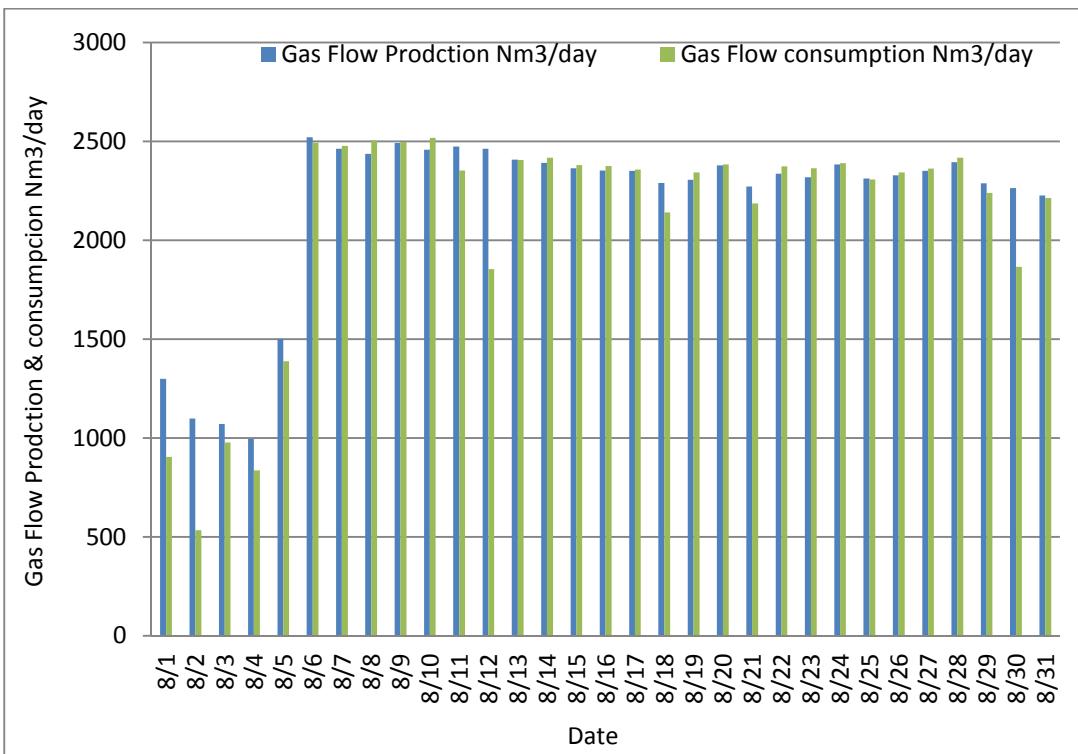
5.4 Gas Holder

بانتاج الغاز الحيوي من الهاضم اللاهوائي تم البدأ بتنبيئة خزان الغاز و ذلك بعد مروره بفلتر الحصى لتنقيته من الشوائب و تم تدريب المشغلين على اجراءات العمل في خزان الغاز و توضيح عمل مكثفات الغاز و شعلة الغاز و أجهزة القياس خلفه للتحكم بكمية الغاز و يظهر لنا من خلال الرسم البياني التالي متوسط حجم الغاز المنتج لفترة عام كامل وكمية الانتاج والاستهلاك الشهريه.





الكميات المنتجة من الغاز الحيوي يومياً من شهر 8/2017 إلى 8/2018: يوضح



17: يوضح كمية الغاز الناتج والكمية المستهلك لشهر ايار والفرق بينهما والذي يتم استخدامه للبويلر لـ CHP درجة حرارة الهاضم اللاهوائي



5.5 شعلة الغاز (Gas Flare)

عند امتلاء خزان الغاز الحيوي بنسبة 90% وذلك لتفريغ الغاز لداعي السلامة العامة وتتوقف عند وصول النسبة الى 80%

ويتم ذلك بواسطه نظام SCADA

5.6 أحواض تجفيف الحمأه (Sludge Drying Beds)

يتم ضخ الحمأه المعالجه من خزان التكتيف الثانوي الى أحواض التجفيف وذلك للوصول الى المستوى من 40-50%

5.7 تخزين الحمأه (Sludge Storing)

حيث يتم العمل على إدارة تخزين الحمأه وذلك بنقل الحمأه من أحواض التجفيف الى منطقة التخزين ويتم ذلك الى مكب زهرة الفجان.

5.8 (Liquor Storage Tank) 5.8

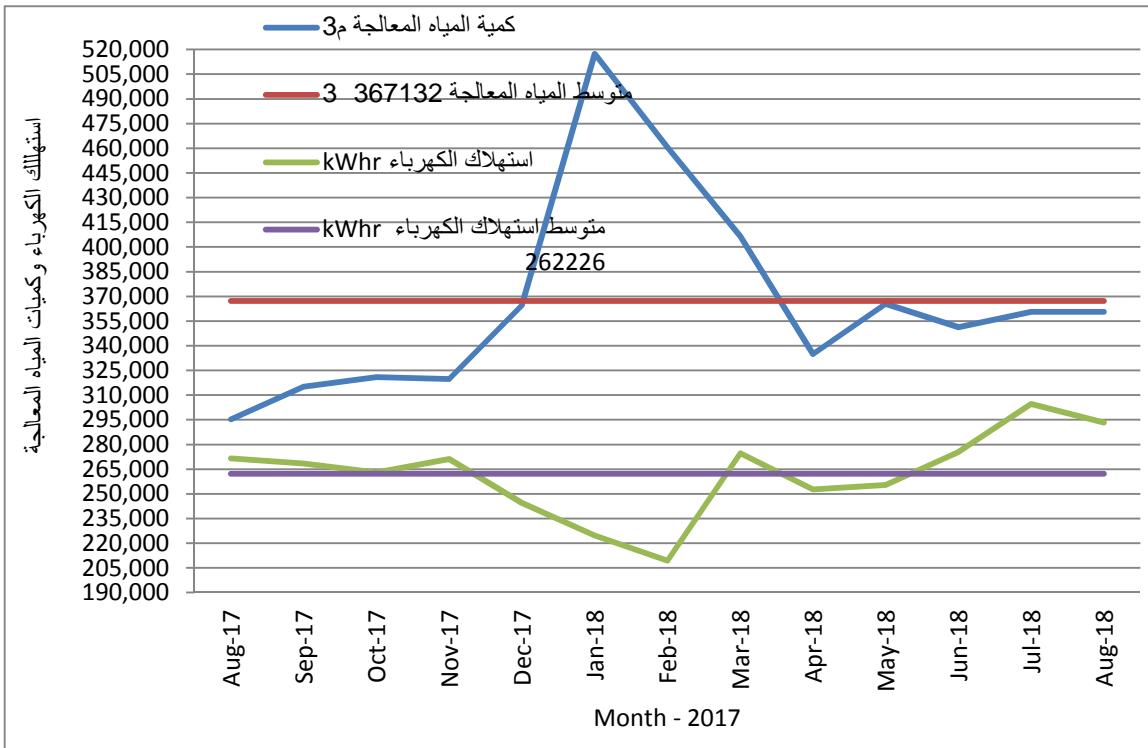
حيث تمت اعاده النظر في ضخ العصارة الى أحواض التهوية بطريقه تضمن عدم تأثر العمليه البيولوجيه سلبيا .



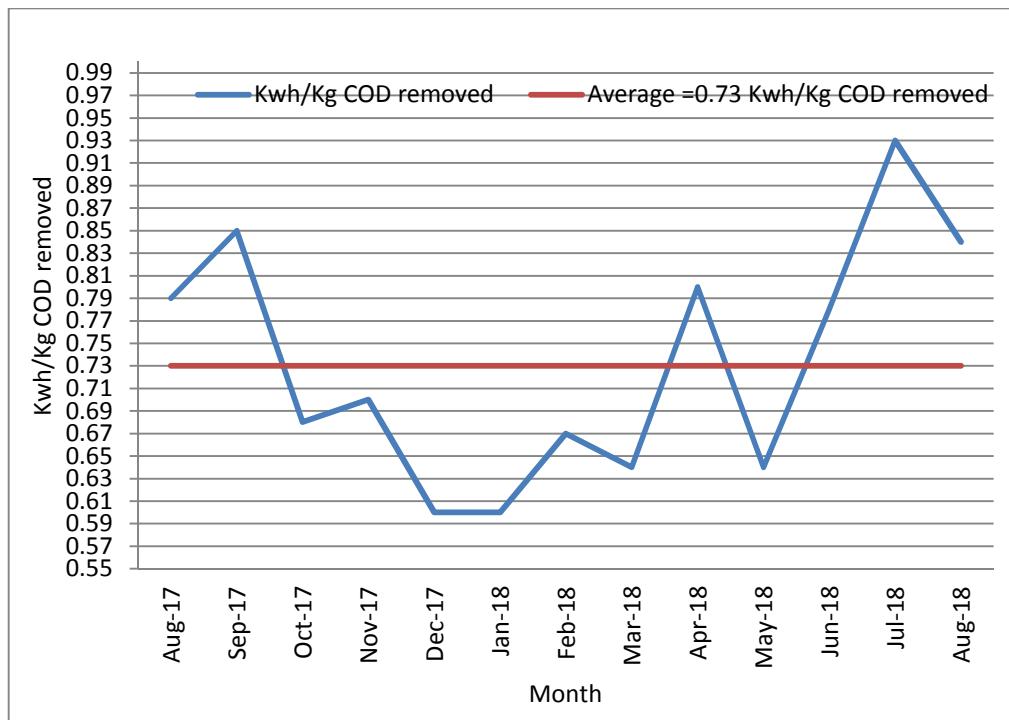
الحمأه الناتجه من وحدة عصر الحمأه



الهاضم اللاهوائي وشعلة الغاز

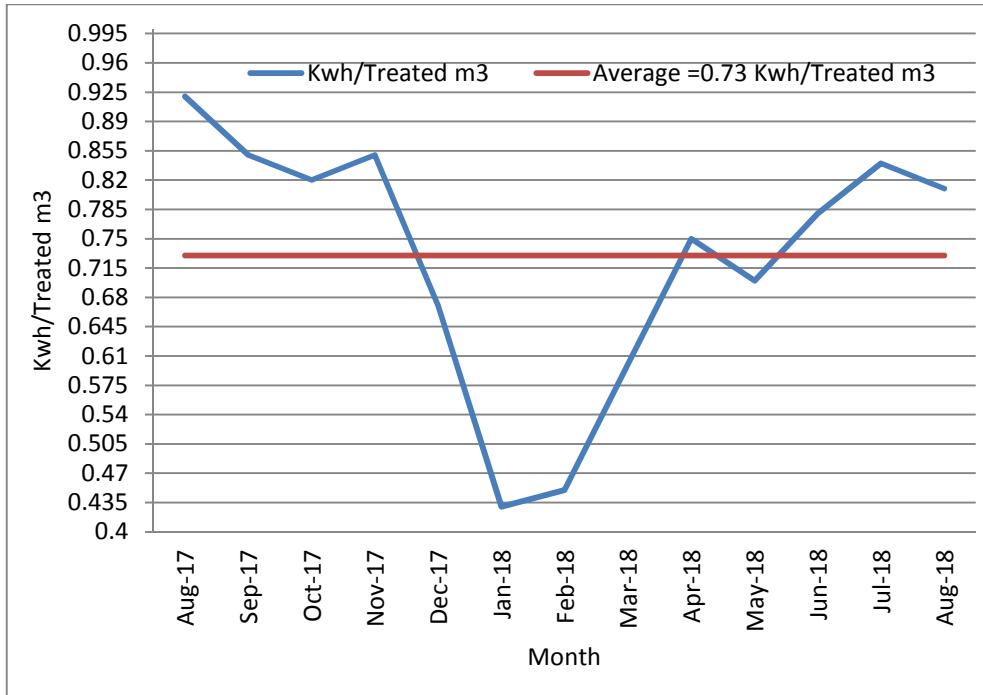


18: يوضح قيمة استهلاك الكهرباء وكمية المياه المعالجة



19: يوضح كميات الطاقة الكهربائية المستخدمة بدلالة كيلو واط ساعة لكل كغم COD





2018/8 20: يوضح كميات الطاقة الكهربائية المستخدمة بدلاًلة كيلو واط ساعة لكل متر مكعب مياه معالجة من 8/2017

7 وحدة المعالجة الحيوية للغاز الحيوي (Desulfurization Unit)

7

تعتبر وحدة المعالجة الحيوية للغاز الحيوي احدى المكونات الرئيسية والأساسية لضمان سلامة واستمرارية وحدة توليد الطاقة الكهربائية والحرارية وذلك بمعالجة الغاز الحيوي المنتج من خلال ازالة غاز الكبريت الهيدروجين (H_2S) ومادة السايلوكسين (Siloxane) يعتبران من الغازات الخطرة التي تسبب تآكل وتلف وحدة حرق الغاز.



المعالجة الحيوية للغاز الحيوي

8 وحدة توليد الطاقة الكهربائية والحرارية (CHP)

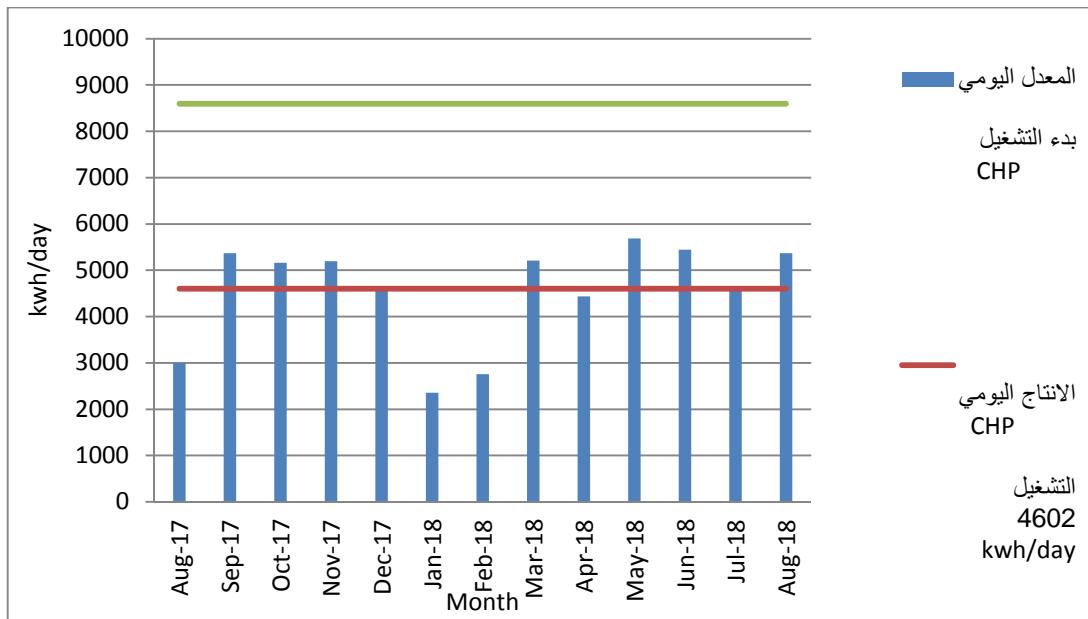
تعتبر وحدة توليد الطاقة الكهربائية من خلال حرق الغاز الحيوي احدى اهم استثمارات مخرجات محطة التنقية الغربية والتي تم تشغيلها بتاريخ 18/6/2017 حيث ستعمل على استغلال الغاز الحيوي المنتج وذلك بحرقه وتوليد طاقة كهربائية وحرارية ستصل حسب المتوقع مع ضمان استمرارية عملها ما يقارب 80%



توليد الطاقة الكهربائية والحرارية

الكهرباء الكلية للوحدة لشهر %57 166,347 ما نسبته

استهلاك الكلي للطاقة الكهربائية.



21: مقارنة معدل الاستهلاك اليومي للطاقة الكهربائية للمحطة مع انتاج الكهرباء من وحدة CHP

9 تدريب طاقم العمل (Staff Training)

لا يزال التدريب جاري لطاقم عمل المحطة على آلية تشغيل وحدتي المعالجة الحيوية للغاز الحيوي وتوليد الطاقة الكهربائية والحرارية من قبل (Schmit Enertic) وذلك من خلال برنامج الصيانة الدورية للوحدة من قبل الشركة المصنعة.

10 المشاكل الفنية (Technical problems)

- وجود مشكلة في التحكم بشكل تام في عمليات إزالة النيتروجين ضمن المعالجة الحيوية في أحواض التهوية بسبب التغيير الأدّي إلى ارتفاع الاصحاح العضوية والهيدروليكي وأيضاً في عملية إرجاع العصارة التهوية مما يستدعي وجود مجسات داخل الأحواض وربطها مباشرة بنظام التحكم (بالمرحلة التجريبية بتشغيل نظام قياس النيتروجين والمواد الصلبة المعلقة تحت إشراف الخبير الألماني على أن يستكمل ربط النظام مع نظام السكادا).
- وجود كميات كبيرة من الحمأة داخل منطقة التخزين مع عدم وجود قدرة استيعابية إضافية للتخزين.

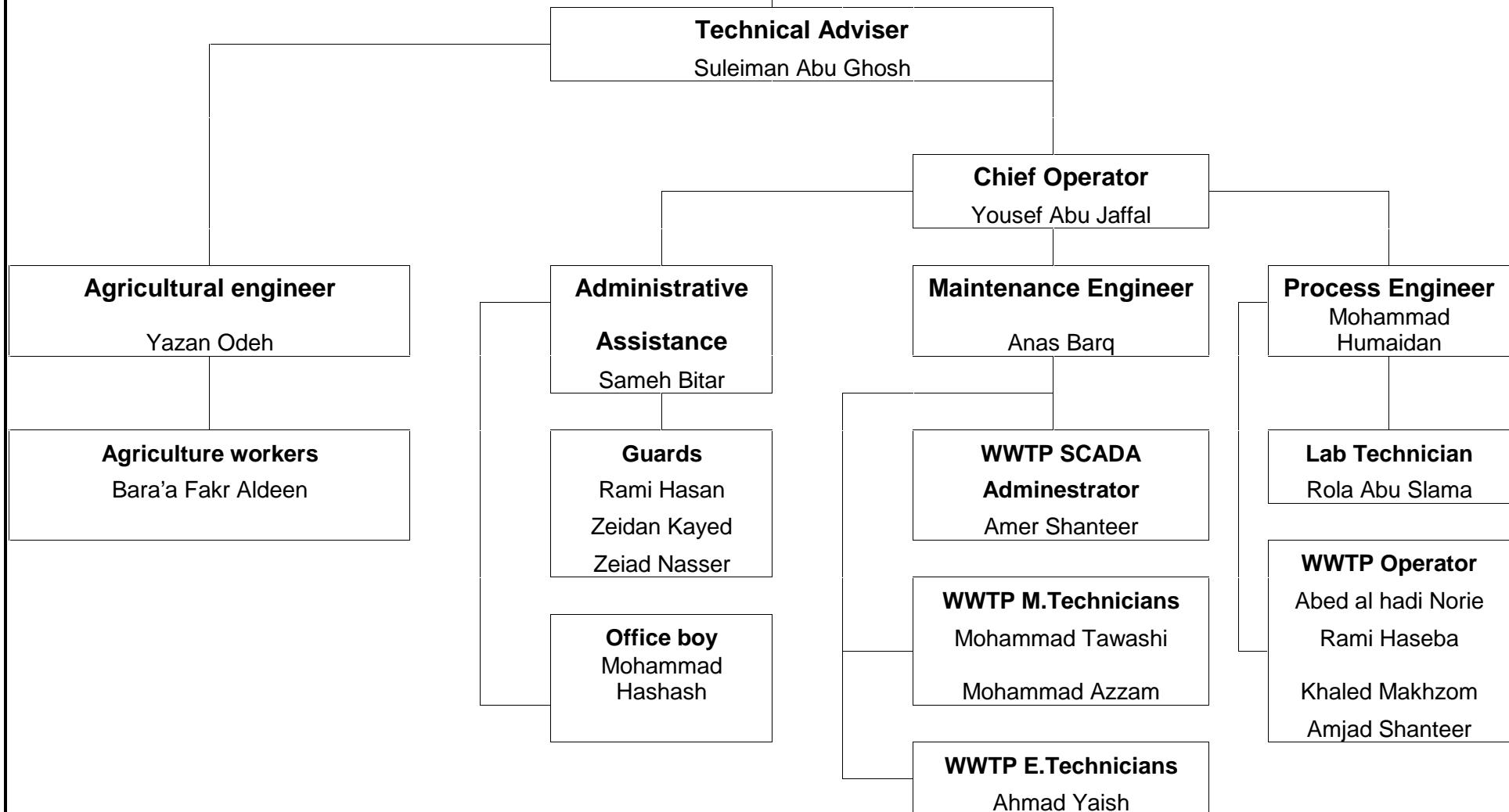


يعلم المشروع عدد من المهندسين والفنين المهرة وهم:

المسمي الوظيفي	
	. سليمان أبوغوش
مسؤول التشغيل	. يوسف ابو جفال
مهندس المعالجة والمختبر	. محمد حميدان
محاسب وسكرتير المحطة	سامح البيطار
فنية مختبر	
مهندس زراعي اعادة الاستخدام	يزن عودة
فني تشغيل	أحمد جمال يعيش
فني تشغيل	عبد الهادي فاتح النوري
تشغيل	
فني تشغيل	
فني تشغيل	" الهادي الشنتير "
فني تشغيل	رامي مهدي حسين
(فني كهرباء واتمته)	" شنتير "
	براء فخر الدين
	رامي عيد محمود عبد حسن
	زياد أحمد
	زيدان أحمد



Waste Water Treatment Plant Nablus - West Organization Structure



12 Summary

12.1 Results Summary

For period of 01/8/2018 to 31/8/2018, the results summary were as following:

Parameters	Design value 2020	Present value	Treatment %efficiency
Average incoming waste water m ³ /d	14000	11634	-----
Opening of Emergency gate to Wadi	-----	0	-----
Inlet chemical oxygen demand COD _{in} mg/L	1100	1010	-----
Outlet chemical oxygen demand COD _{out} mg/L	100	43	96%
Outlet biochemical oxygen demand BOD ₅ mg/L	20	9	98%
Inlet Biochemical oxygen demand BOD ₅ mg/L	550	505	-----
Sludge age (day)	13.7	11	-----
MLSS g/L	3	3.24	-----
TSS _{inlet} mg/L	500	482	
TSS _{outlet} mg/L	30	14	97%
Electrical consumption /m ³ kW/m ³	0.85	0.81	-----
Electrical consumption/kgCOD _{removed} kW/kg	0.8	0.84	-----
Avg. out NH4-N mg/l	-----	1.4	-----
Avg. inlet NH4-N mg/l	-----	60	-----
Avg. out PO4-P mg/l	-----	3.25	-----
Avg. in PO4-P mg/l	-----	18	-----
Avg. out NO3-N mg/l	-----	4.6	-----
Avg. in NO3-N mg/l	-----	-----	-----
Avg. out TN mg/l	-----	8	-----



12.2 استهلاك الكهرباء

الجدول التالي يبين الاستهلاك الشهري للكهرباء مع كميات المياه المعالجة
الكهربائية والحرارية بتاريخ 18/6/2017 مع ملاحظة انه قد تم تشغيل وحدة توليد
وقد تم تشغيل الخلايا الشمسية بتاريخ 1/5/2018

الشهر	Avg	2017						2018						
		Aug	Sep	Oct	Nov	Dec	Jan	Feb	Mar	Apr	May	Jun	Jul	Aug
كمية المياه المعالجة m ³	371,286	295,204	315,040	320,914	319,719	364,555	517,378	460,520	460,520	334,871	365,390	351,361	360,591	360,658
استهلاك الكهرباء kWhr	178,615	102,002	102,987	109,994	101,511	151,635	132,018	113,047	119,796	58,270	90,486	141,308	109,188	
الخلايا الشمسية	262,226									21,000	21,573	20,042	17,740	
وحدة توليد الطاقة		92,941	166,509	159,981	161,101	142,995	73,099	77,282	161,560	132,992	176,220	163,355	143,342	166,347
كيلو واط / كوب	0.71	0.92	0.85	0.82	0.85	0.67	0.43	0.45	0.60	0.75	0.70	0.78	0.84	0.81