

التنقية الغربية

تقرير أ شهر

تشرين اول 2017



. يوسف ابو جفال
مسؤول التشغيل

. سامح البيطار
محاسب وسكرتير

. سليمان ابو غوش
مدير المحطة

. حميدان
مهندس المعالجة ومسؤول المختبر

جدول المحتويات

3لمحة عامة (General overview)	1
3القراءات اليومية(Daily readings)	2
3كمية المياه العادمة	2.1
5التهويه 240.1	2.2
5التهويه 240.2	2.3
6(Quality Control/Tests) الفحوصات المخبرية والقياسات في مختبر المحطة	3
14 (Operation of waste water line) تشغيل خط معالجة المياه	4
14والدهون (Screens &grease &grit removal)	4.1
14(primary sedimentation tanks) الترسيب	4.2
14(Aeration tanks) التهوية	4.3
15(Final sedimentation tanks) النهائي	4.4
16 (Operation of Sludge Line) تشغيل خط معالجة الحمأة	5
16(Mechanical Sludge Thickening Unit) تشغيل التكتيف الميكانيكي	5.1
16(Primary Thickener) التكتيف	5.2
16(Anaerobic Digester) الهاضم اللاهوائي	5.3
16(Gas Holder)	5.4
16(Gas Flare) شعله	5.5
17(Sludge Drying Beds) تجفيف	5.6
17(Sludge Storing) تخزين	5.7
17(Liquor Storage Tank)	5.8
18 (Desulfurization Unit) وحدة المعالجة الحيوية للغاز الحيوي	6
18 (CHP) وحدة توليد الطاقة الكهربائية والحرارية	7
19 (Staff Training) تدريب طاقم العمل	8
19 (Technical problems) المشاكل الفنية	9
20(Staff) طاقم العمل	10
22Summary	11
22Results Summary	11.1

(General overview)

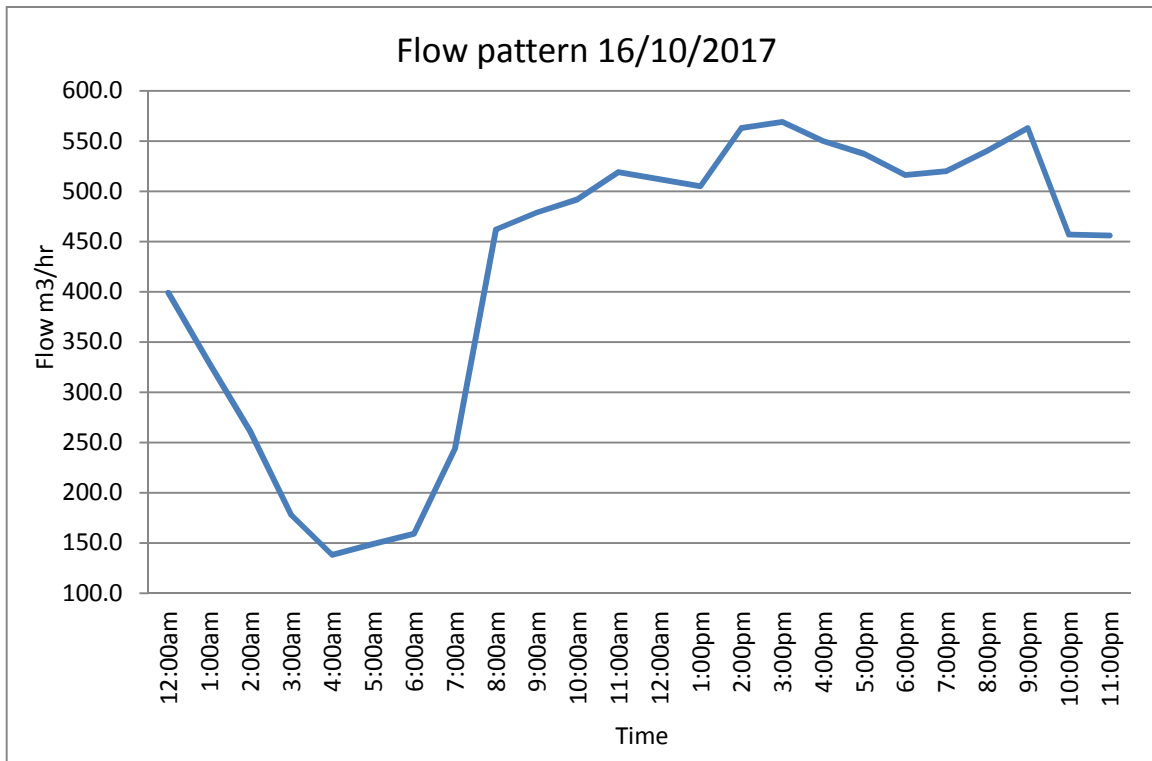
1

شهر تشرين اول معالجه 320,914 استهلاك الكهربيائيه 262,968 يلو موزعة بين
(شركة الكهرباء باستهلاك 102,987 كيلو واط ساعة ووحدة توليد الطاقة باستهلاك 159,981 كيلو واط ساعة)
المخبرية للمياه المعالجه فعلى سبيل المثال كانت نسبة المواد الصلبه المعلقه TSS في المياه المعالجه 5 /
معالجه 99 % الأوكسجين الحيوي BOD₅ 8 /لتر بكفاءة معالجه 99 % .

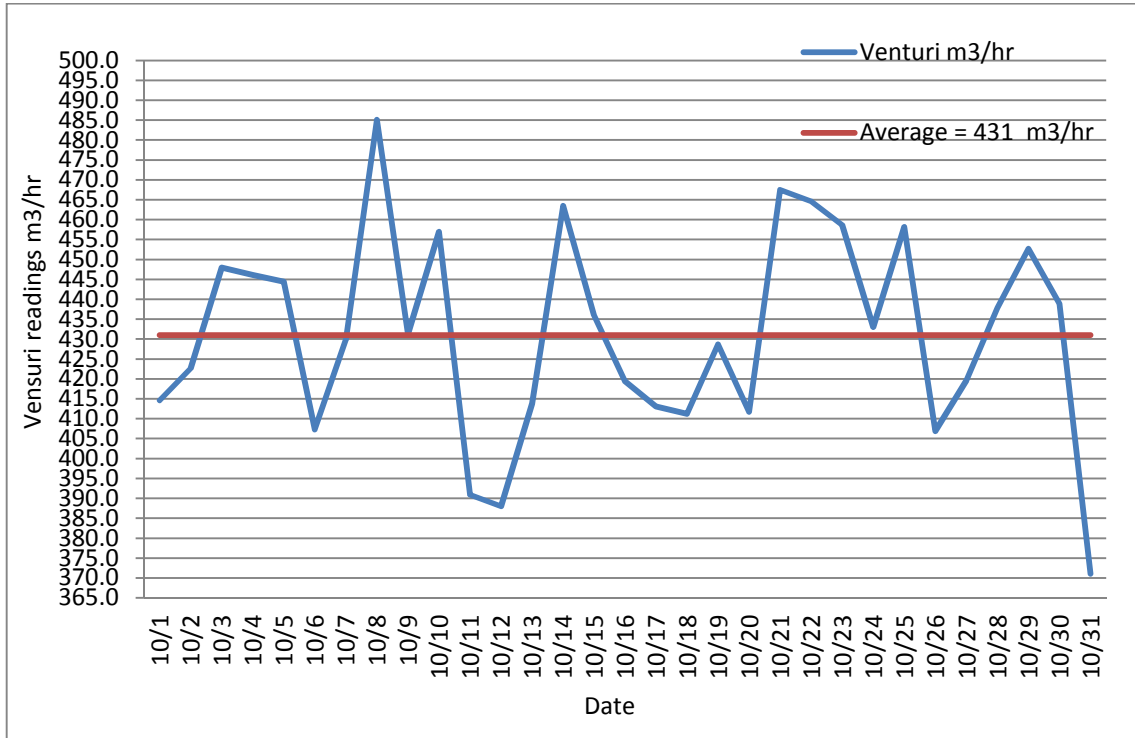
2 القراءات اليوميه (Daily readings)

2.1 كمية المياه العادمه

كمية المياه العادمة محطة التنقية الغربية في الفترة الواقعه ما بين (1-31) تشرين اول 320,914
حسابها حيث يبين الشكل رقم (1) نمط التدفق اليومي لمحطة التنقية الغربية من المياه العادمة. 24



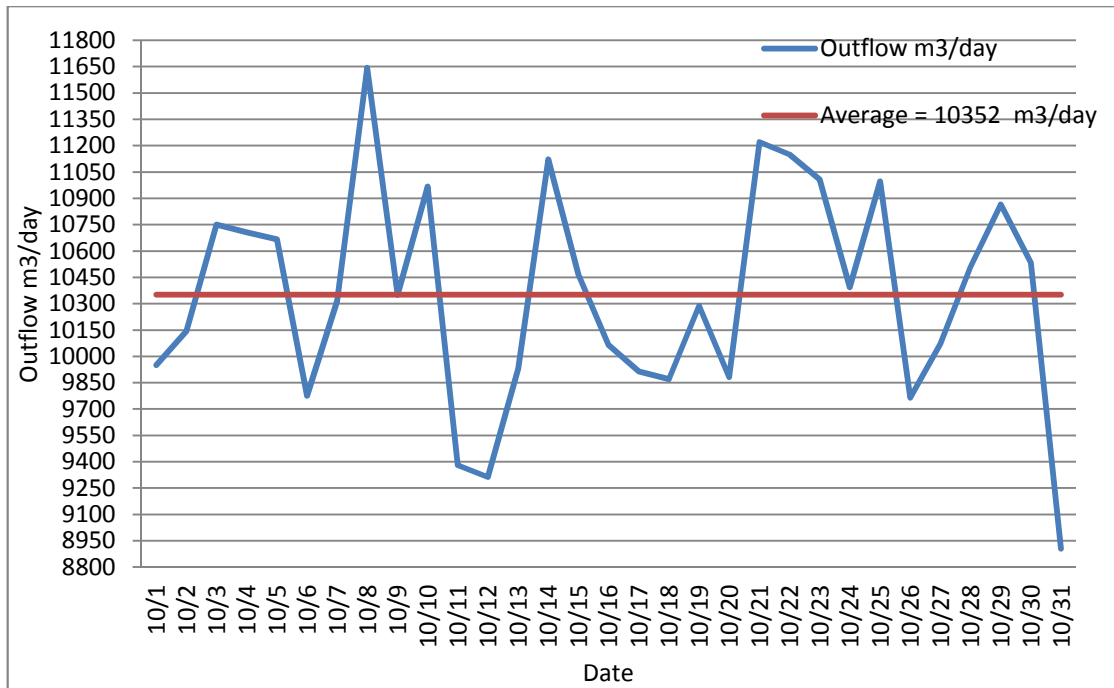
(1) : كمية المياه العادمة الداخلة خلال 24



(Venture)

: (2)

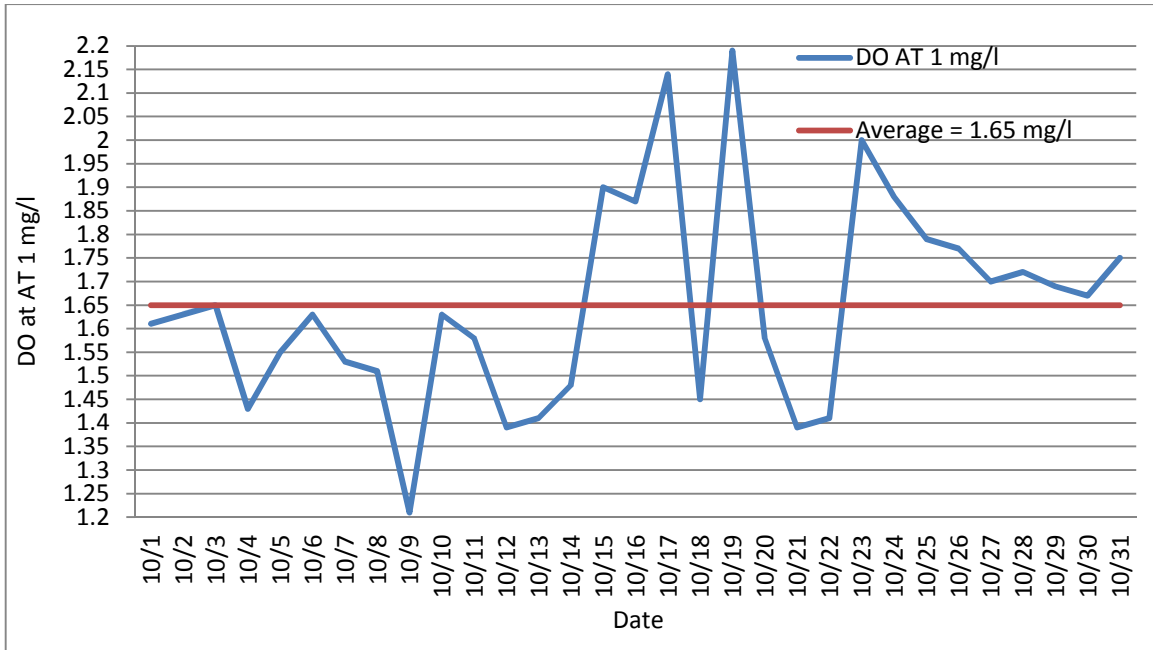
(3) يبين كمية المياه المعالجة الخارجة يوميا من المحطة في الفترة الواقعة (1-31) تشرين اول .



(3) : كمية المياه

2.2 كمية الأكسجين المذاب في خزان التهوية 240.1

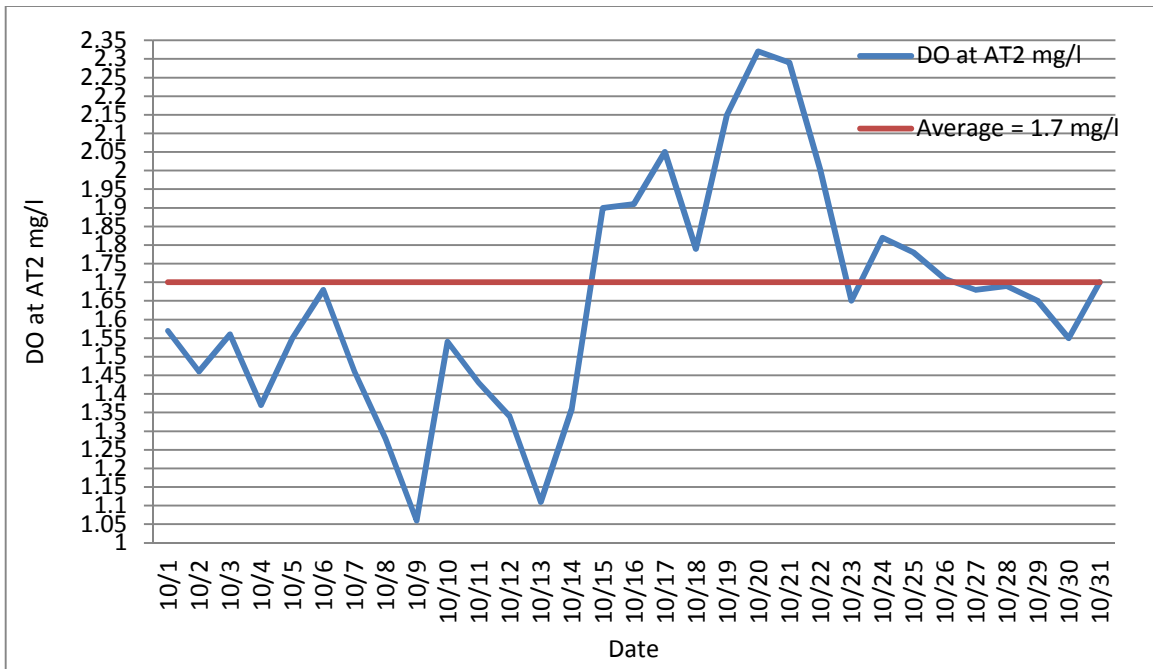
(4) يوضح الأكسجين المذاب في خزان التهوية (240.1) الواقعه (31-1) تشرين اول .



(4) : كمية الأكسجين المذاب في خزان التهوية 240.1

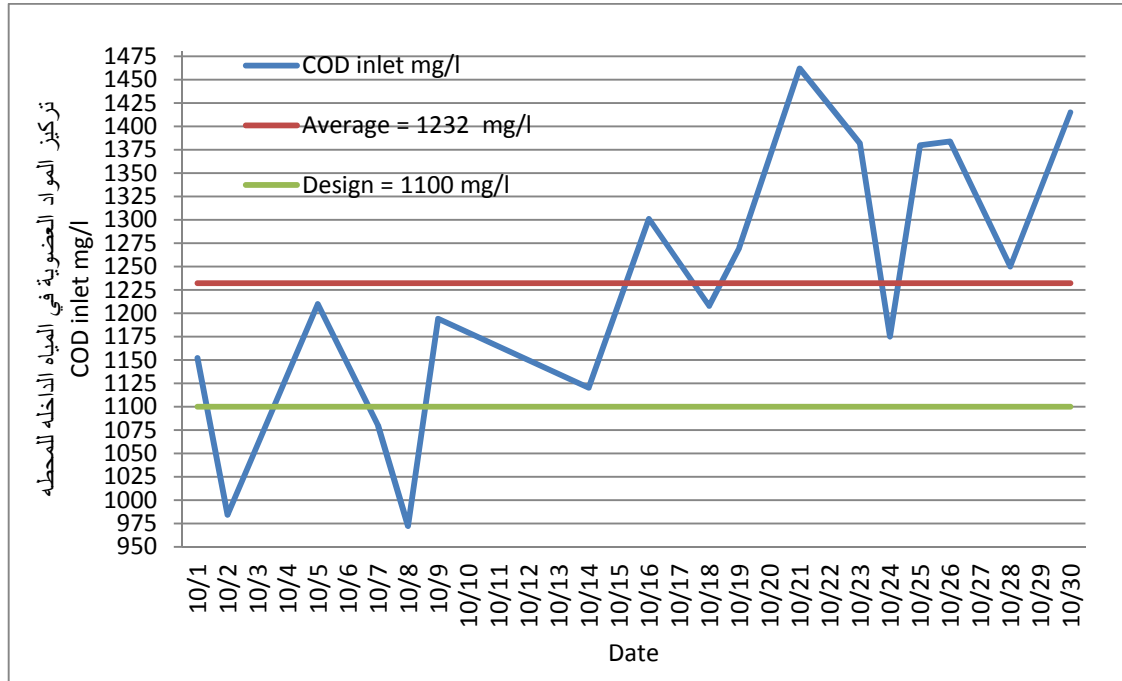
2.3 كمية الأكسجين المذاب في خزان التهوية 240.2

(5) يوضح الأكسجين المذاب في خزان التهوية (240.2) ي الفترة الواقعة (31-1) تشرين اول .



(5) : كمية الأكسجين المذاب في خزان التهوية 240.2

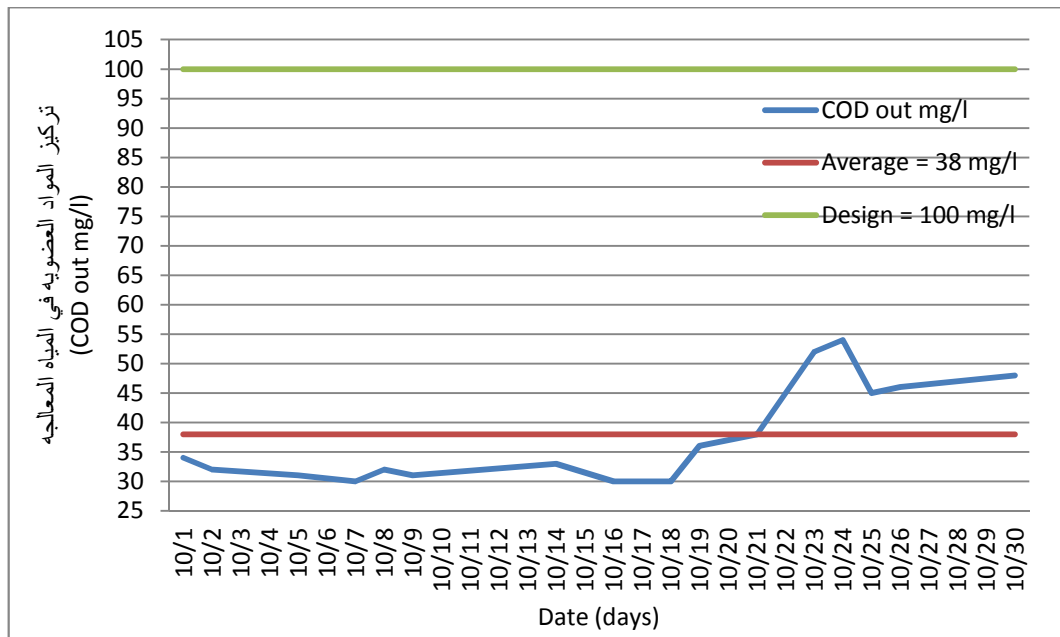
(6) يبين معدل نتائج فحص تركيز المواد العضوية (COD_{in}) الداخلة لمحطة التنقية في شهر تشرين اول.



(6) : تركيز المواد العضويه في المياه العادمه الداخله للمحط

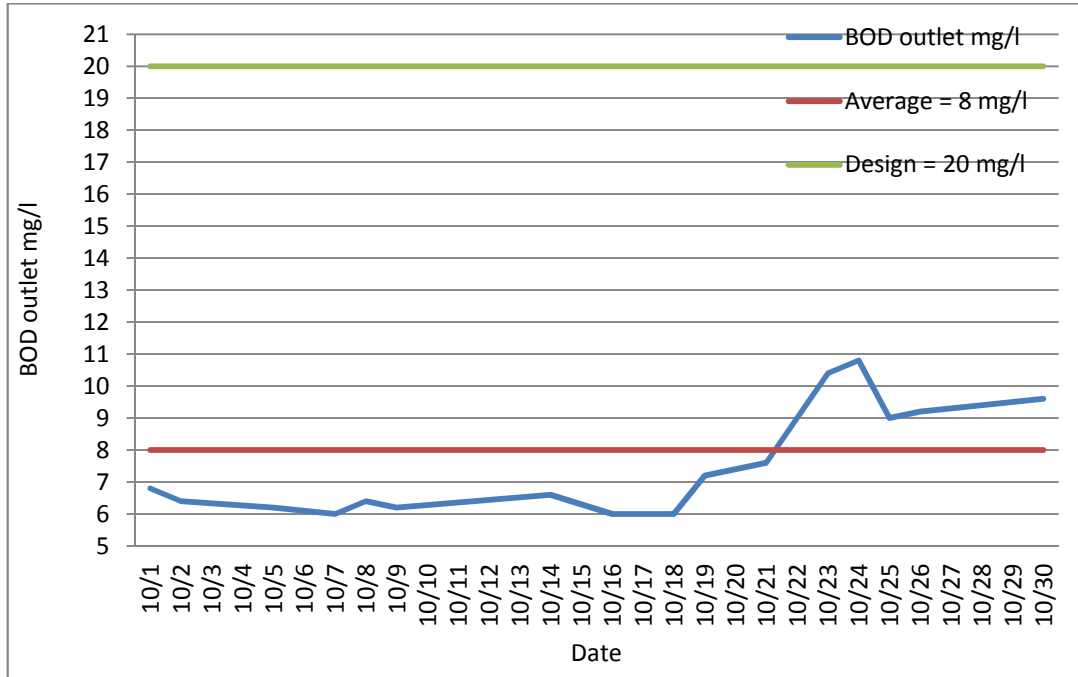
(7) يوضح كفاءة المعالجة من خلال رسم توضيحي يبين تراكيز المواد العضوية في المياه الخارجة (COD_{out})

التنقية في الفتره الواقعه (1-31) تشرين اول .



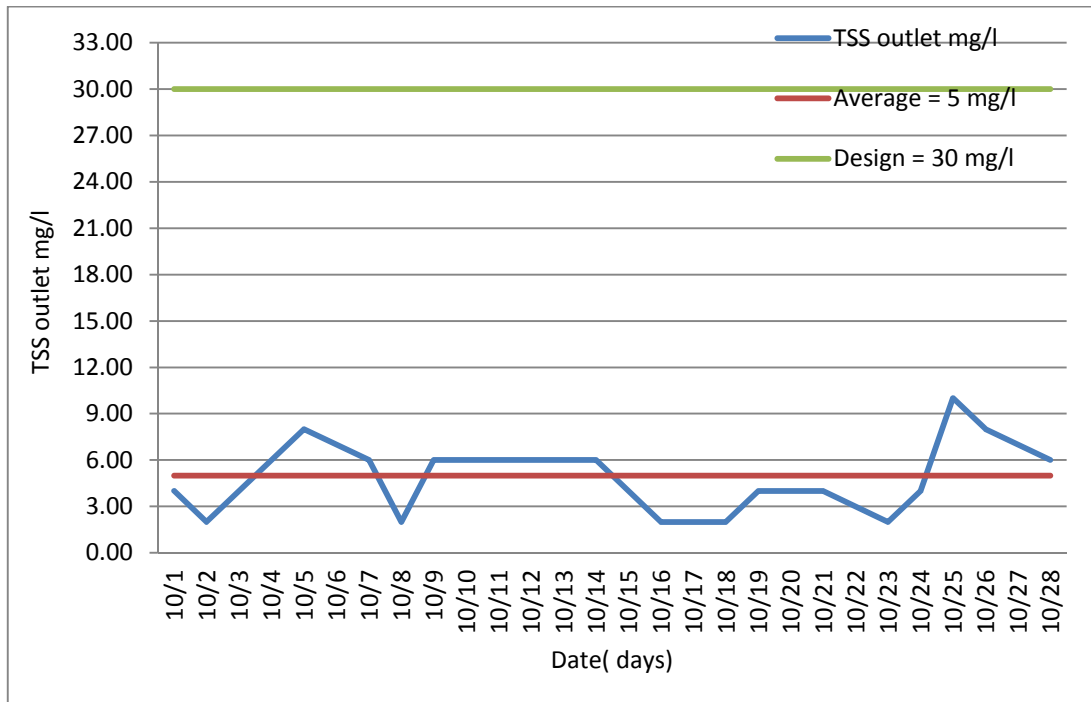
(7) : تركيز المواد العضويه في المياه المعالجه

(8) يبين تركيز BOD₅ في المياه المعالجه في الفتره الواقعه (31-1) تشرين اول .



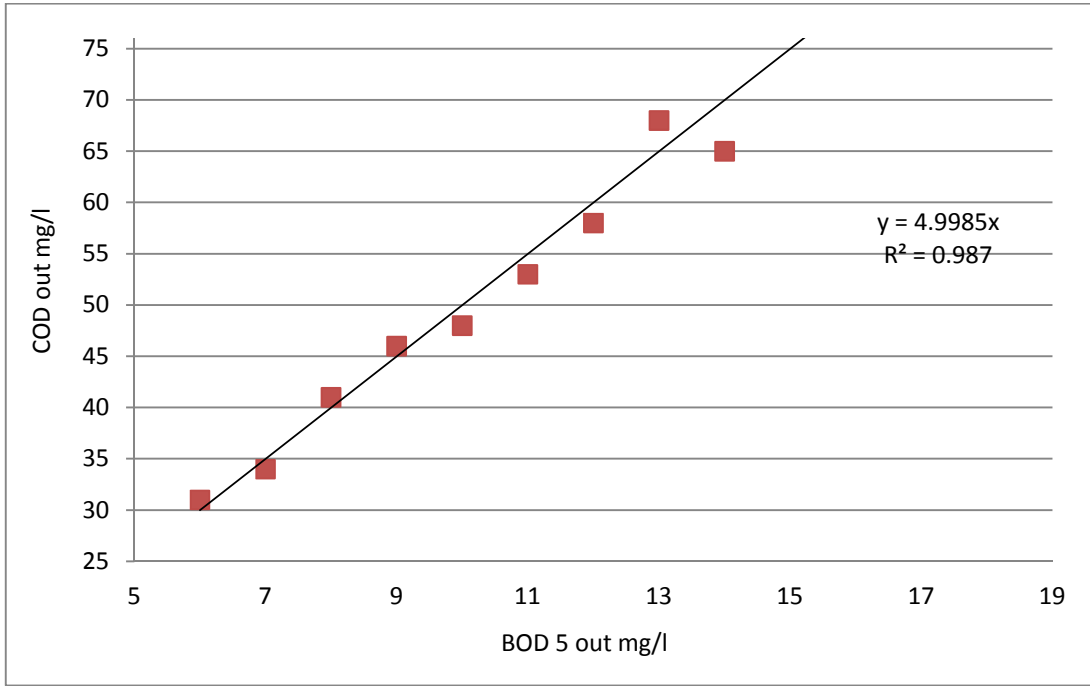
(8) : تركيز BOD₅ في المياه المعالجه

(9) يبين تركيز (Total Suspended Solid) في عينه المخرج في الفتره (31-1) تشرين اول.



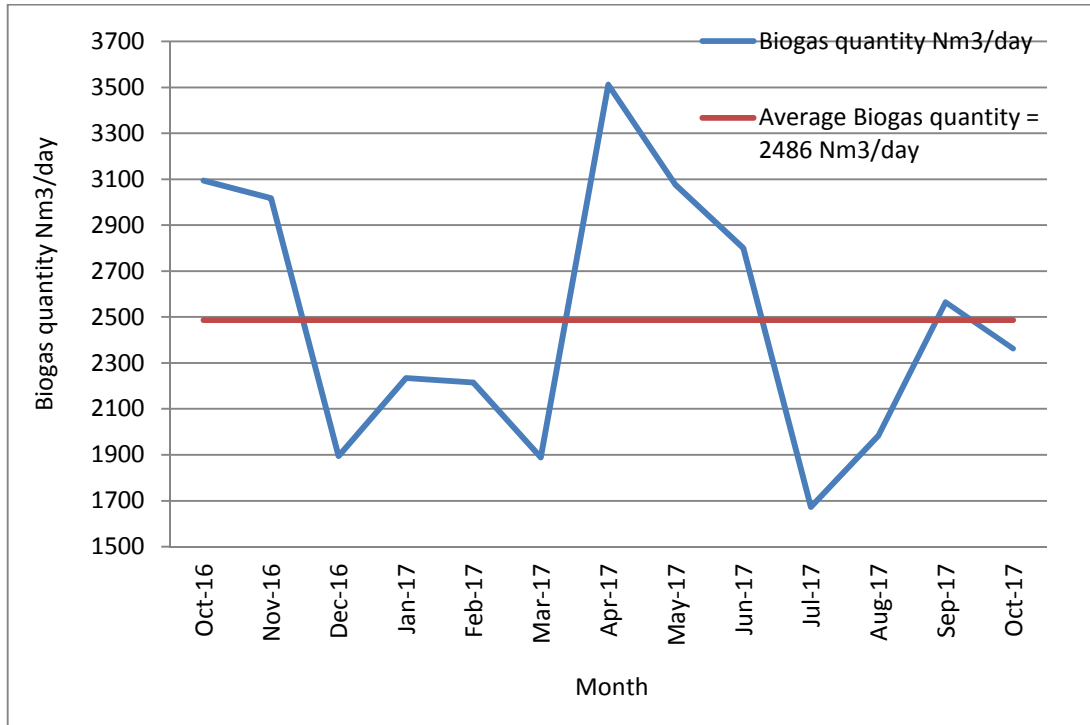
(9) : تركيز TSS في المياه المعالجه

(10) يوضح العلاقة بين المتغيرين حيث يبين ان قيمه COD/BOD تقريبا تساوي 5 وذلك للمياه المعالجة.



(10) العلاقة بين COD_{OUT} BOD_{OUT} للمياه المعالجة

(11) يوضح الكميات المنتجة من الغاز الحيوي يوميا شهر 2016/10 2017/10

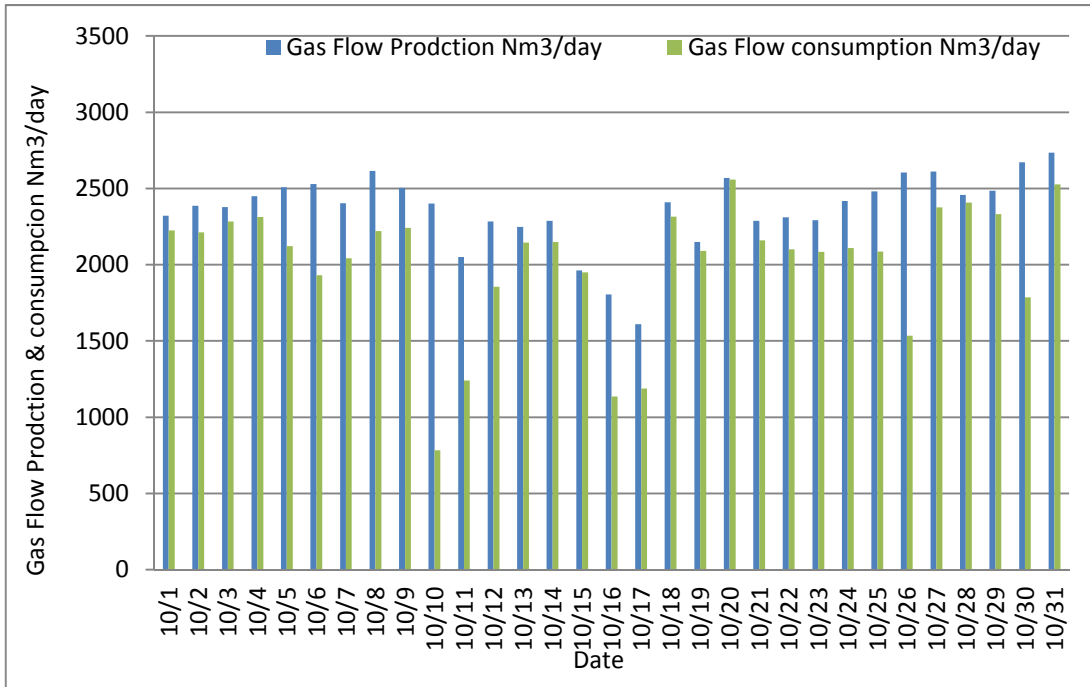


(11) : الكميات للغاز الحيوي 3 /يوم

CHP والفرق بينهما والذي يتم استخدامه للبولر لرفع درجة

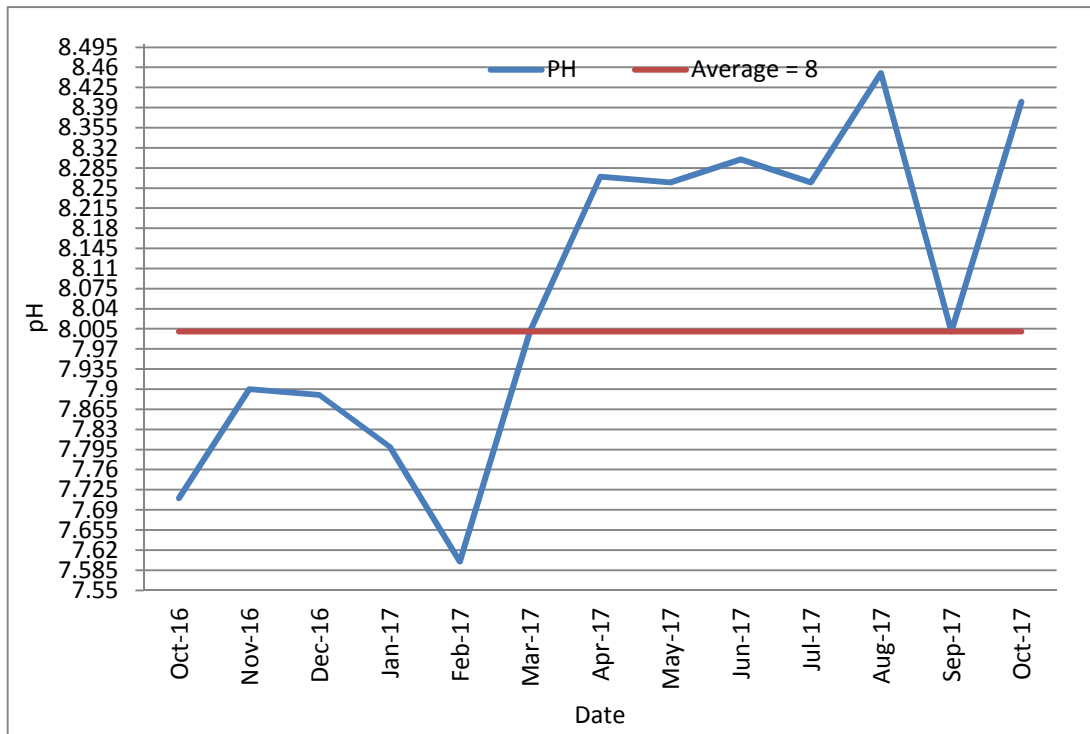
(12) يوضح كمية الغاز الناتج والكمية المستهلك

حرارة الهاضم الاهوائي شهر 2017/10



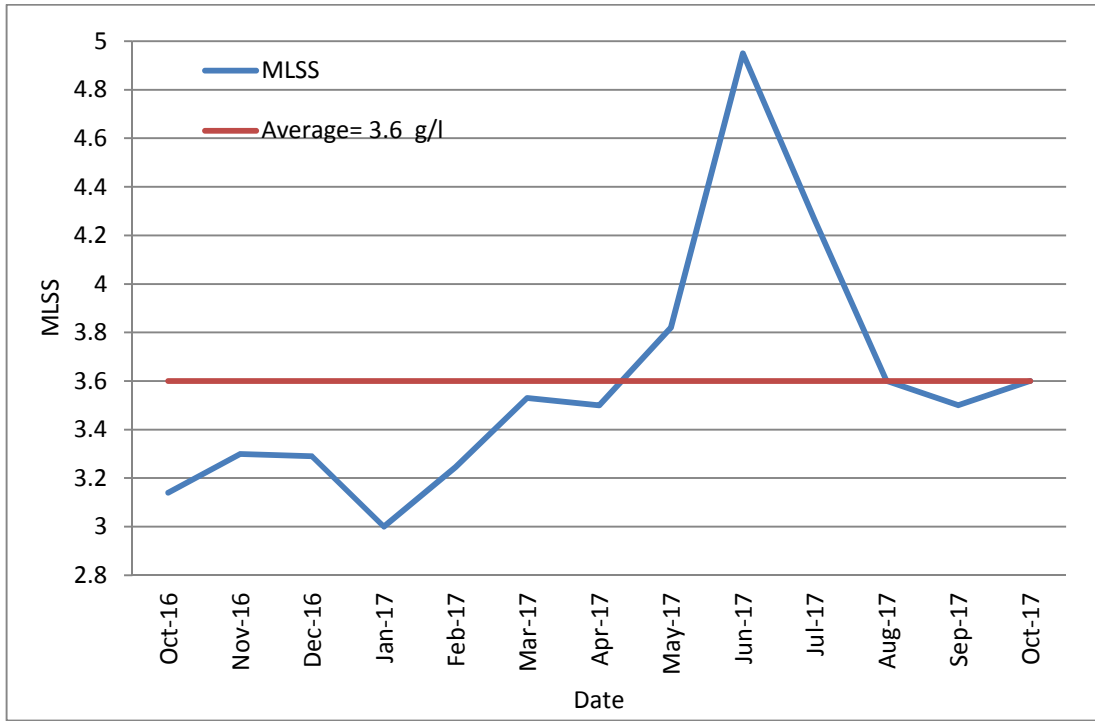
(12) : كمية الغاز الناتج والمستهلك

(13) يوضح قيم درجة الحموضة للمياه الداخلة للمحطة (pH) 2017/10 2016/10



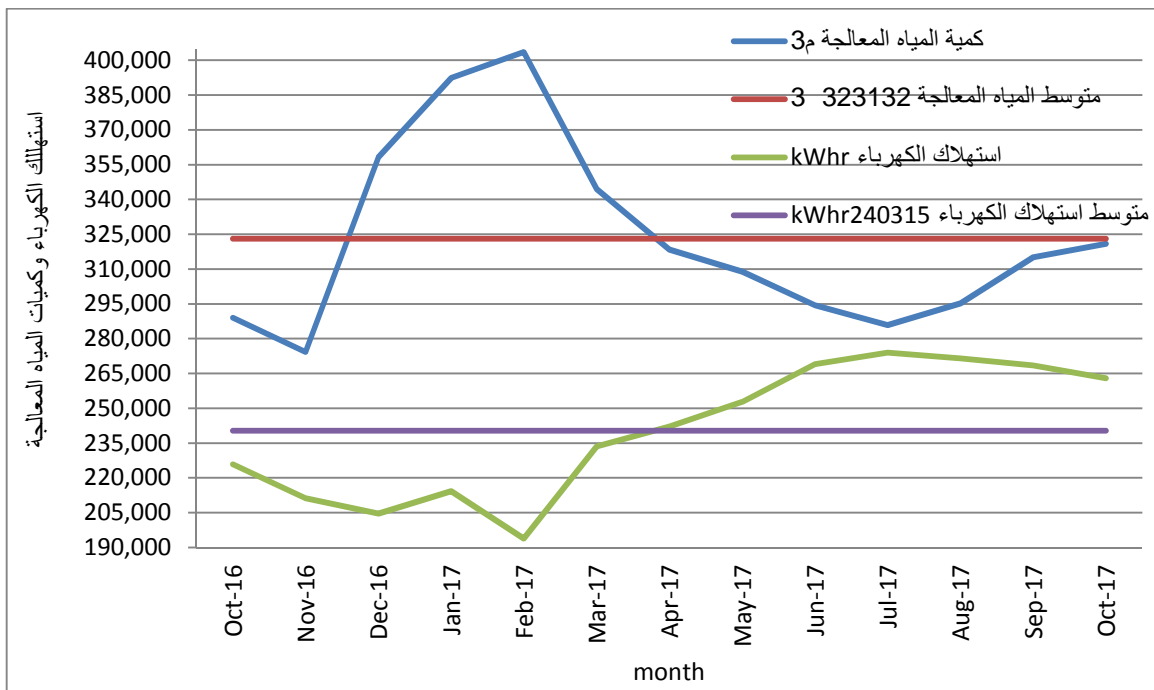
(13) : درجة الحموضة اليومية العادمة الداخلة الى محطة التنقية

(14) يوضح قيم نسبة المواد الصلبة المعلقة الحيوية في خزانات التهوية (MLSS) 2017/10 2016/10



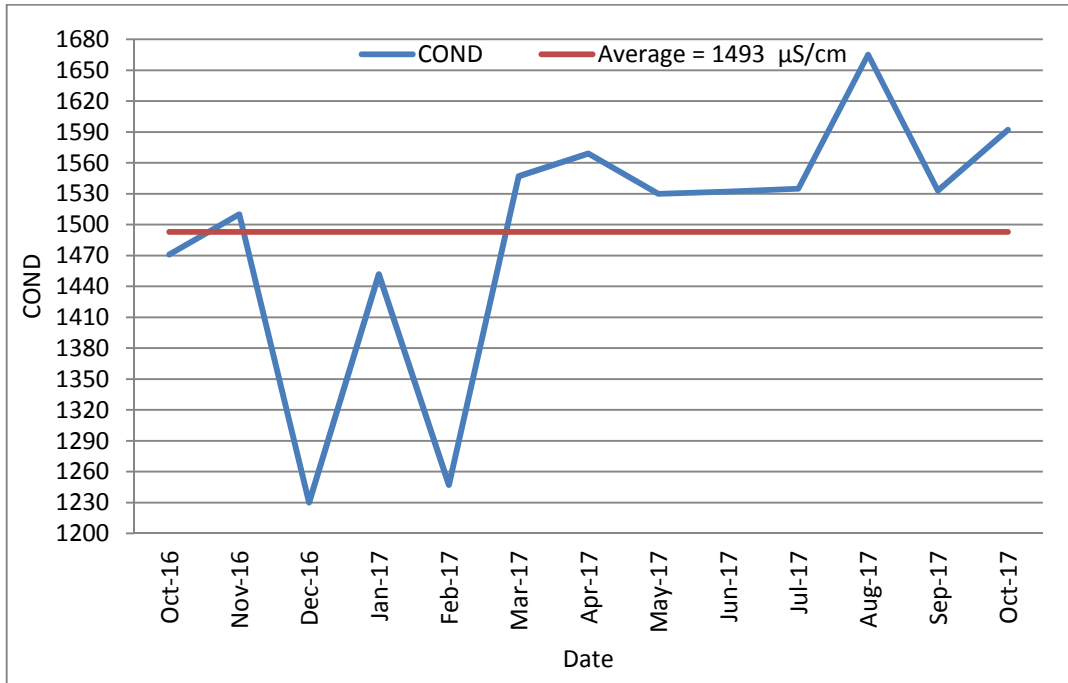
(14) : معدل تركيز البكتيريا

(15) يوضح قيمة استهلاك الكهرباء و كميد المياه المعالجة 2017/10 2016/10



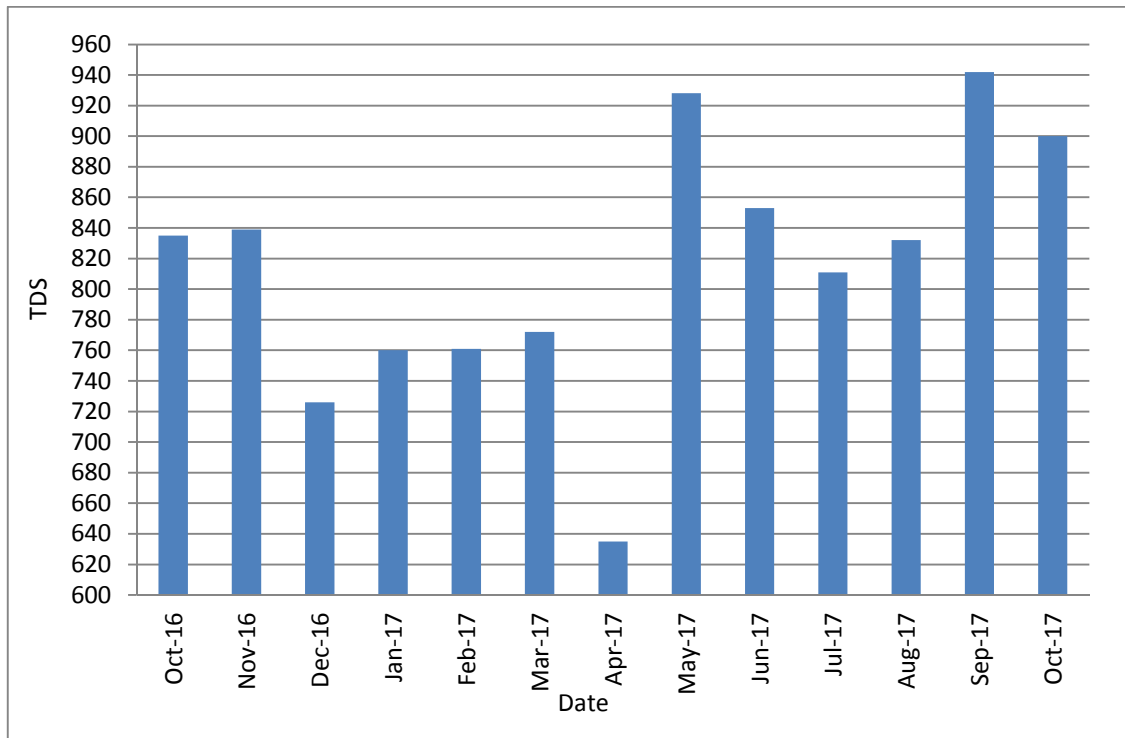
استهلاك الكهرباء والمياه المعالجة : (15)

(16) يوضح قيم الموصلية الكهربائية (Conductivity) للمياه العادمة الداخلة من 2016/10 إلى 2017/10



(16) : معدل قيم الموصلية الكهربائية الشهرية للمياه العادمة الداخلة لمحطة المعالجة

(17) يوضح قيم نسبة الاملاح الكلية الذائبة في المياه المعالجة (TDS) من 2016/10 إلى 2017/10

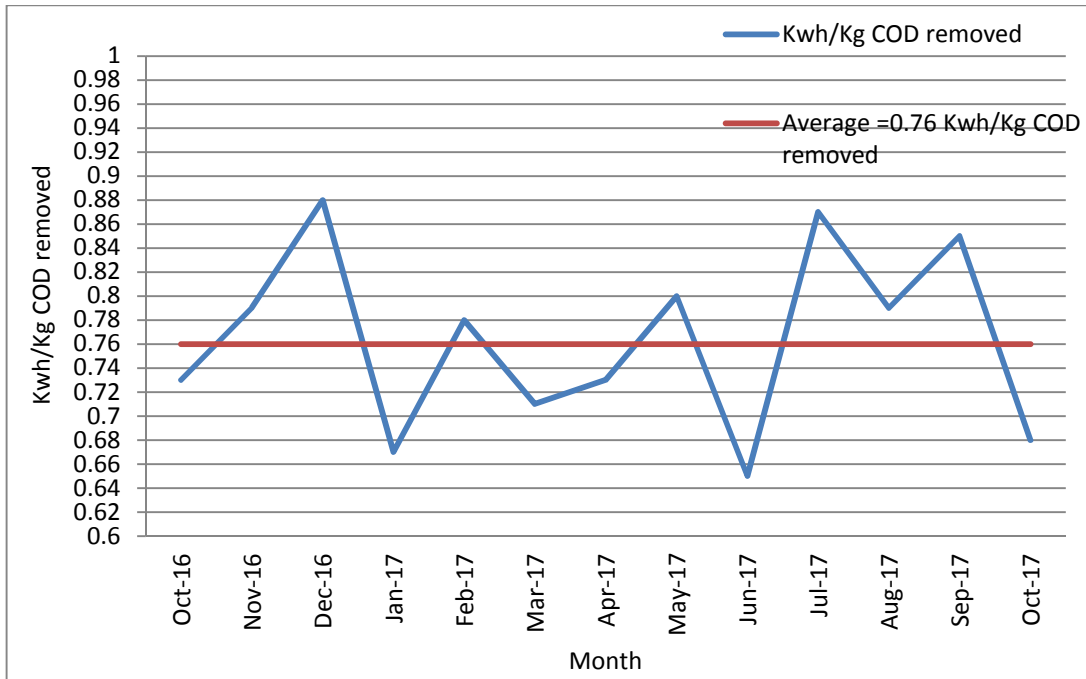


(17) : بعض القيم الناتجة عن تحليل الأملاح الذائبة للمياه المعالجة

2016/10

(18) يوضح كميات الطاقة الكهربائية المستخدمة بدلالة كيلو واط ساعة لكل كغم COD

2017/10

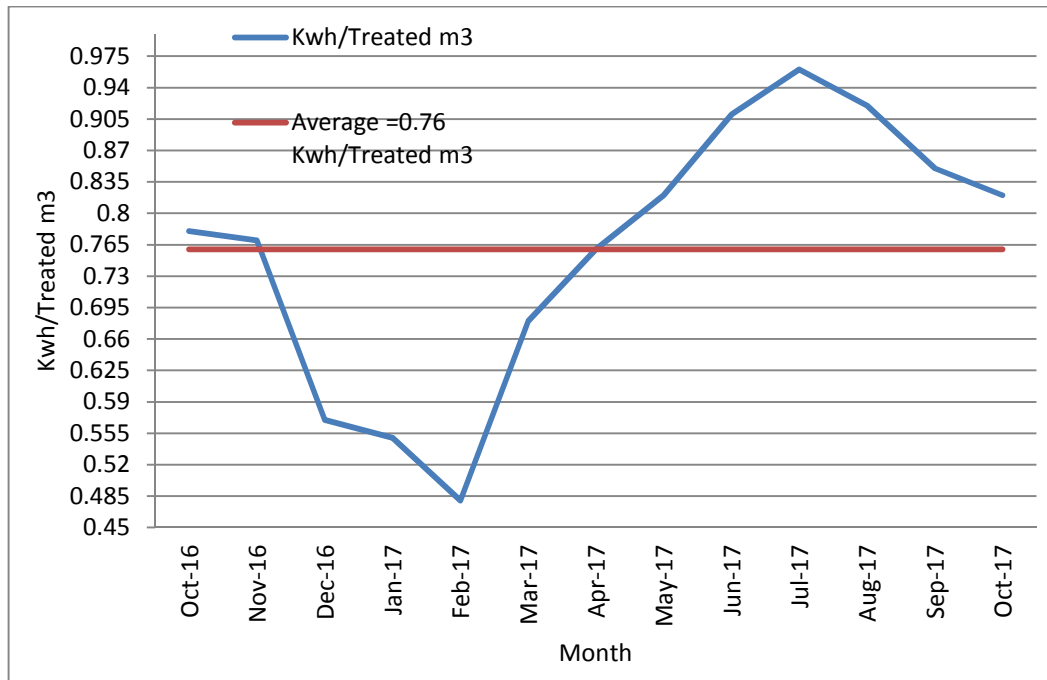


(18) : الطاقة الكهربائية المستخدمة بدلالة كيلو واط ساعة لكل كغم COD

2016/10

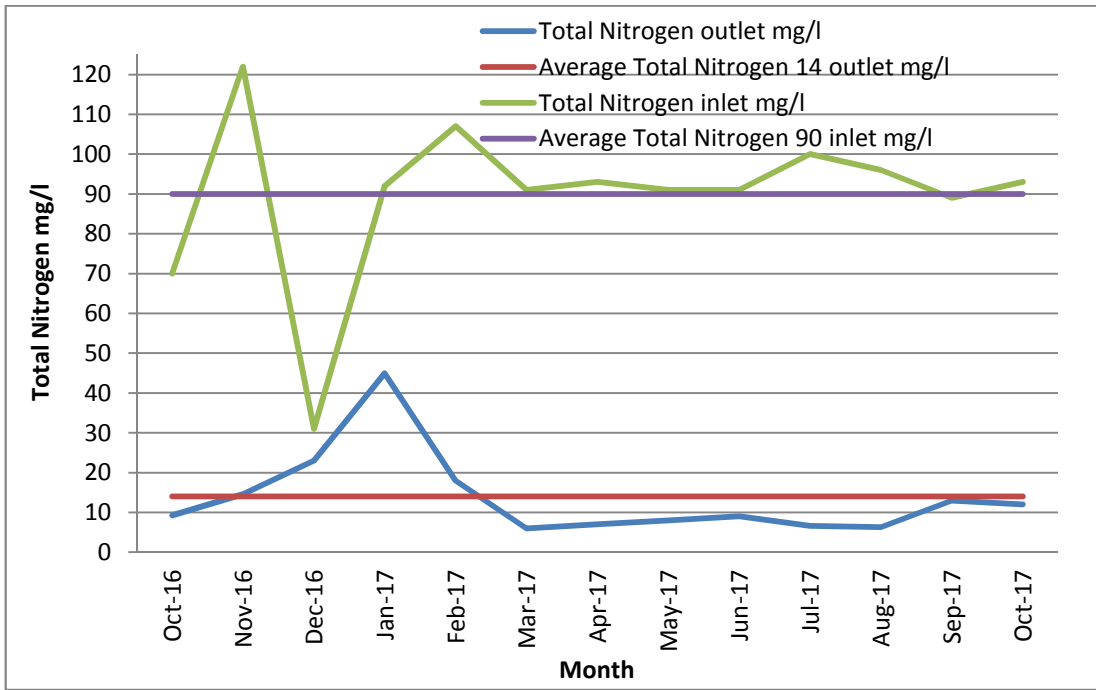
(19) يوضح كميات الطاقة الكهربائية المستخدمة بدلالة كيلو واط ساعة لكل متر مكعب مياه معالجة

2017/10



(19) : كميات الطاقة الكهربائية المستخدمة بدلالة كيلو واط ساعة لكل متر مكعب مياه معالجة

يوضح الشكل (20) فحوصات عملية إزالة النيتروجين من الفترة 2016/10 2017/10



(20) : قيم الفحوصات الخاصة بعملية إزالة النيتروجين

4 تشغيل خط معالجة المياه (Operation of waste water line)

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

حيث تقوم المصافي () بالتقاط المخلفات الصلبة وشبه الصلبة والتي يزيد حجمها عن المسافة بين القضبان فمثلا بالمصافي (50mm) و(5mm) وبالتالي حماية الوحدات اللاحقة من مضخات وخلطات وأنابيب من التلف والاعلاقات مما يعيق سير عملية المعالجة ، اما عن وحدة ازالة الحصى والدهون فنقوم بترسيب المخلفات الغير عضوية والثقيلة نسبيا من (....) وإرسالها الى خارج خط المياه وذلك ايضا لحماية الوحدات اللاحقة من التلف والعطب ، وأيضا ل الدهون ان وجدت وإرسالها الى الهاضم اللاهوائي.



والدهون

4.2 وحدات الترسيب الاولي (primary sedimentation tanks)

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

4.3 التهوية (Aeration tanks)

حيث يتم تهوية المياه الخارجة من وحدات الترسيب الاولي 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 مـ من البكتيريا مع ضبط نسبة الاكسجين المذاب.



التهوية

4.4 وحدات الترسيب النهائي (Final sedimentation tanks)

يتم ترسيب الحمأة المنشطة داخل هذه الوحدات وأيضاً إنتاج مياه معالجة حيث يتم ارجاع النسيب الاكبر من هذه الحمأة الى وحدات التهوية كما ذكر سابقاً والجزء المتبقي من الحمأة يتم تكتيفها .



يب النهائي

5 تشغيل خط معالجة الحمأة (Operation of Sludge Line)

5.1 تشغيل وحدة التكتيف الميكانيكي (Mechanical Sludge Thickening Unit)

يتم في وحدة تكتيف الحمأة المنشطه الزائدة مع البوليمر قبل عملية التغذية 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 فنيي التشغيل على كيفية تشغيل معدة التكتيف و كميات البوليمر التي يجب اضافتها وايضا على طريقه تغذية الهاضم وذلك تزامنا مع ضخ الحمأة الاولي المعالجه في وحد التكتيف الاولي ليتم خلط المكونات معا وضخه الى الهاضم اللاهو .

5.2 وحدة التكتيف الأولي (Primary Thickener)

يتم تكتيف الحمأة الأوليه المرسله من خزانات الترسيب الأوليه وبالتالي رفع نسبة المواد الصلبه من 2.5% 6% وضخ الحمأة المكثفه الى الهاضم اللاهوائي علما ان هذه العمليه تتم بشكل تلقائي باستخدام نظام SCADA برنامج موضوع من قبل مشغلين محطة التنقيه

5.3 الهاضم اللاهوائي (Anaerobic Digester)

بدأت عملية تغذية الهاضم اللاهوائي خلال الأشهر السابقه وبشكل تدريجي باستخدام الحمأة الأوليه المترسبه في حوض الترسيب الاولي والحمأة المنشطه الزائده حيث يتم مراقبة العمليه الحيويه واللاهوائيه يوميا من خلال عمل القياسات لدرجة الحراره ودرجة الحموضه ونسبة غاز ثاني اكسيد الكربون الناتج من التفاعل الحيوي داخل الهاضم اللاهوائي وايضا اضافه ماده الجير الى محتويات الهاضم لأجل ضمان ثبات قيمة درجة الحموضة لتكون ما بين 6.8 7.2 .

حيث بدأ انتاج الغاز الحيوي الناتج من عملية الهضم اللاهوائي الذي يحتوي على نسبة تقريبا 66% ميثان 33% ثاني أكسيد الكربون. بناء على ذلك تم تدريب طاقم التشغيل على كيفية ضبط ومتابعة العمليه بأكملها وتوعيتهم بكل تفاصيل الوحدات المختلفه المرتبطه بانتاج الغاز وتخزينه.

5.4 (Gas Holder)

بانتاج الغاز الحيوي من الهاضم اللاهوائي تم البدء بتعبئة 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 شعله الغاز و أجهزة القياس المختلفه للتحكم بكمية الغاز .

5.5 شعله الغاز (Gas Flare)

حيث تعمل عند امتلاء خزان الغاز الحيوي بنسبة 90% وذلك لتفريغ السلامه العامه وتتوقف عند وصول النسبه الى 80% ويتم ذلك بواسطه نظام SCADA.



الهاضم اللاهوائي وشعله الغاز

5.6 أحواض تجفيف الحمأة (Sludge Drying Beds)

حيث يتم ضخ الحمأة المعالجة من خزان التكتيف الثانوي إلى أحواض التجفيف وذلك للوصول إلى المستوى من 40-50%

5.7 تخزين الحمأة (Sludge Storing)

حيث يتم العمل على إدارة تخزين الحمأة و ذلك بنقل الحمأة من أحواض التجفيف العملية تحتاج إلى وقت وجهد كبيرين ويتم ذلك
مكب زهرة الفنجان.
369.220 علما انه في شهر تشرين اول



(Liquor Storage Tank)

5.8

حيث تمت اعاده النظر في ضخ العصارة إلى أحواض التهوية بطريقة تضمن عدم تأثير العملية البيولوجية سلبيا .

6 وحدة المعالجة الحيوية للغاز الحيوي (Desulfurization Unit)

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 كبريتيد الهيدروجين (H_2S) ومادة الساييلوكسين (siloxane) يعتبران من الغازات الخطرة التي تسبب تآكل وتلف وحدة حرق الغاز.



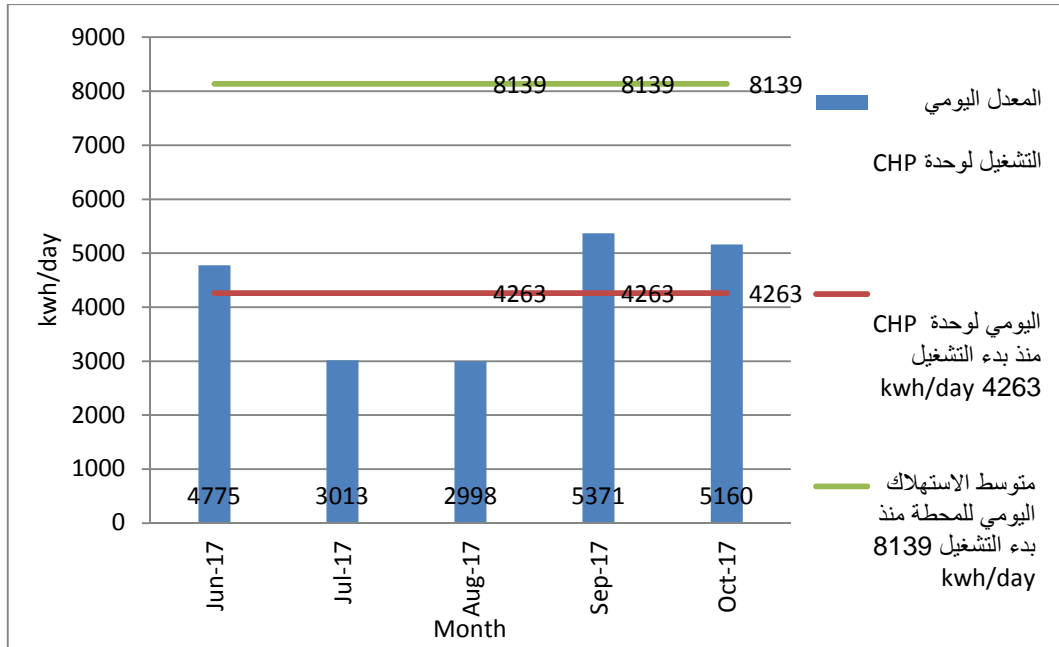
المعالجة الحيوية للغاز الحيوي

7 وحدة توليد الطاقة الكهربائية والحرارية (CHP)

تعتبر وحدة توليد الطاقة الكهربائية والحرارية من خلال حرق الغاز الحيوي احدى اهم استثمارات مخرجات محطة التنقية الغربية والتي تم تشغيلها بتاريخ 2017/6/18 حيث ستعمل على استغلال الغاز الحيوي المنتج وذلك بحرقه وتوليد طاقة كهربائية وحرارية ستصل حسب المتوقع مع ضمان استمرارية عملها ما يقارب 80% الكهربية للوحدة لشهر تشرين اول 159,981 kwh نسبته 61% من الاستهلاك الكلي للطاقة الكهربائية.



وحدة توليد الطاقة الكهربائية والحرارية



مقارنة معدلي الاستهلاك اليومي للطاقة الكهربائية للمحطة مع انتاج الكهرباء من وحدة CHP

8 تدريب طاقم العمل (Staff Training)

لا يزال التدريب جاري لطاقم عمل المحطة على الية تشغيل وحدتي المعالجة الحيوية للغاز الحيوي وتوليد الطاقة الكهربائية والحرارية من قبل () وقد تم التدريب لمدة 15 يوم لأربع فنيي تشغيل في محطة وادي شلالة في الاردن

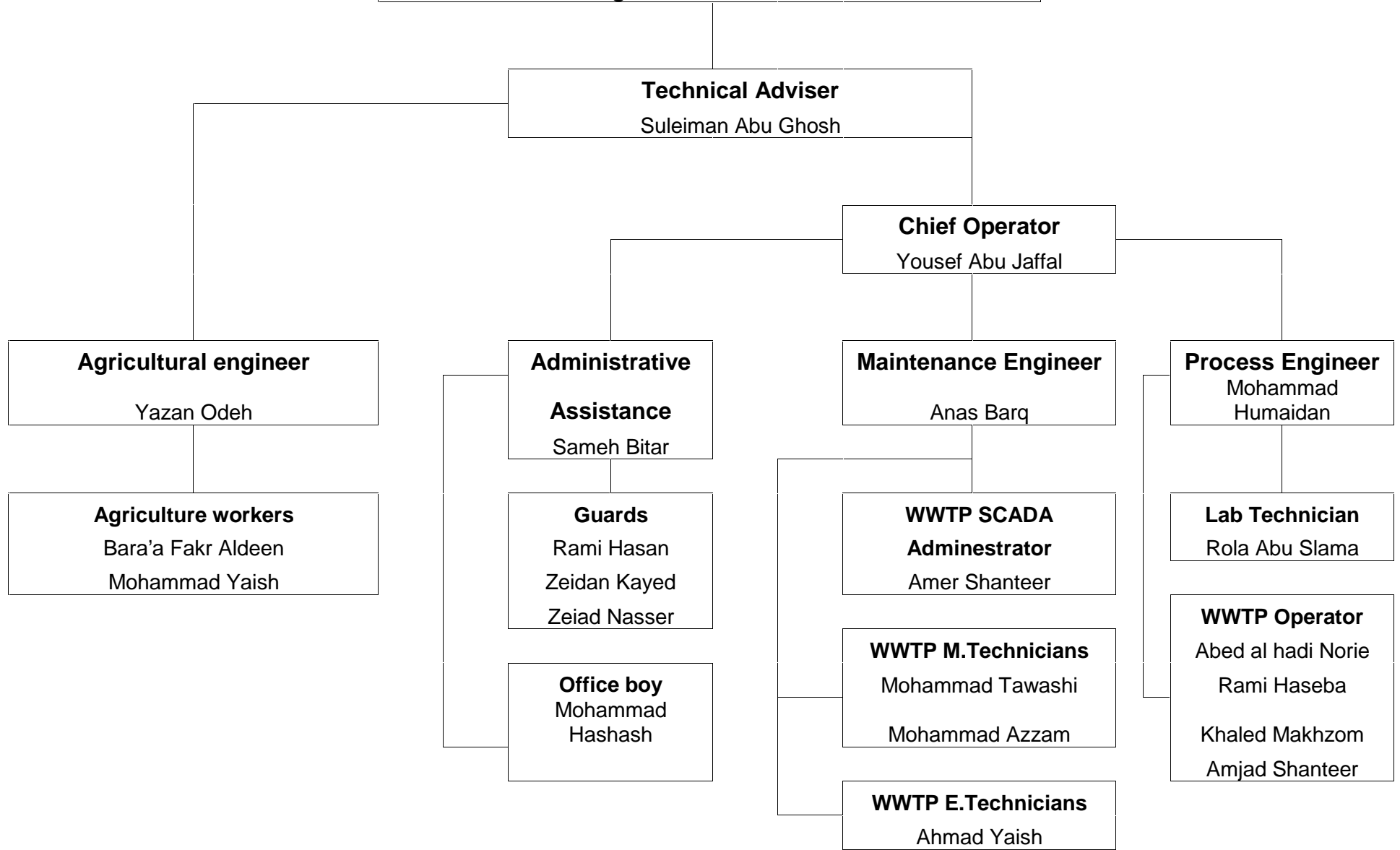
9 المشاكل الفنية (Technical problems)

- في التحكم بشكل تام في عمليات ازالة النيتروجين ضمن المعالجة الحيوية في احواض التهوية بسبب التغيير الأ الاحمال العضوية والهيدروليكية وأيضاً في عملية ارجاع العصارة وربطها مباشرة بنظام التحكم (). التهوية مما يستدعي وجود مجسات داخل الاحواض

يعمل المشروع عدد من المهندسين والفنيين المهرة وهم:

المسمى 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 حسيبا
فني كهرباء و اتمة ()		" " شنتير
		محمد داود يعيش
		براء فخر الدين
		رامي عيد محمود عبد حسن
		زياد أحمد
		زيدان أحمد

**Waste Water Treatment Plant Nablus - West
Organization Structure**



11 Summary

11.1 Results Summary

For period of 01/10/2017 to 31/10/2017, the results summary were as following:

Parameters	Design value 2020	Present value	Treatment %efficiency
Average incoming waste water m ³ /d	14000	10352	-----
Opening of Emergency gate to Wadi	-----	0	-----
Inlet chemical oxygen demand COD _{in} mg/L	1100	1232	-----
Outlet chemical oxygen demand COD _{out} mg/L	100	38	97%
Outlet biochemical oxygen demand BOD ₅ mg/L	20	8	99%
Inlet Biochemical oxygen demand BOD ₅ mg/L	550	615	-----
Sludge age (day)	13.7	20	-----
MLSS g/L	3	3.6	-----
TSS _{inlet} mg/L	500	546	
TSS _{outlet} mg/L	30	5	99%
Electrical consumption /m ³ kW/m ³	0.85	0.82	-----
Electrical consumption/kgCOD _{removed} kW/kg	0.8	0.68	-----
Avg. out NH ₄ -N mg/l	-----	-----	-----
Avg. inlet NH ₄ -N mg/l	-----	61	-----
Avg. out PO ₄ -P mg/l	-----	2.3	-----
Avg. in PO ₄ -P mg/l	-----	30	-----
Avg. out NO ₃ -N mg/l	-----	8.9	-----
Avg. in NO ₃ -N mg/l	-----	-----	-----
Avg. out TN mg/l	-----	12	-----