

## تقييم الإنتاج المشترك للطاقة في محطة توليد إكسبيرجيا

الدكتور عدنان عمران\*

الدكتور موسى المحمد\*

(تاريخ الإيداع 18 / 4 / 2007. قُبل للنشر في 19/8/2007)

### □ الملخص □

تتصف أنظمة محطات توليد الطاقة الكهربائية التي تستخدم التوربينات البخارية بمردود حراري وإكسبيرجيا منخفض نسبيا وبجودة إكسبيرجيا منخفضة نظرا لجملة تحولات الطاقة من شكل إلى آخر لنحصل في النهاية على طاقة كهربائية. يعرض البحث التالي إمكانية رفع مردود هذه المحطات وتحديد أماكن الضياعات فيها باستخدام الطريقة الإكسبيرجية.

يتناول البحث حساب الضياعات الإكسبيرجية والمردود الإكسبيرجي لمحطتي توليد طاقة، إحداهما تكتيفية ذات مخرج واحد والأخرى كهر حرارية ذات مخرجين وتشتركان بإنتاج استطاعة كهربائية واحدة.

**كلمات مفتاحية:** لإكسبيرجيا - محطة توليد تكتيفية - محطة توليد كهروحرارية - المردود الإكسبيرجي - الضياعات الإكسبيرجية.

\* أستاذ مساعد في كلية الهندسة التقنية - جامعة تشرين - طرطوس - سورية.

## Exergy Evaluation of the Bi-production of Energy in Generation Plant

Dr. Adnan Omran \*

Dr. Moussa Al-Mohamad\*

(Received 18 / 4 / 2007. Accepted 19/8/2007)

### □ ABSTRACT □

The electrical energy generation plant systems, in which the steam turbine is used, represent a low exergy and heat efficiency as well as a low exergy quality due to the energy change from one form into another.

The following research represents the possibility of increasing plant output and limiting loss using the exergy method.

The research calculates both the exergy losses and the exergy efficiency for two-energy generation plants, one with mono-output and the other with two-outputs. They both produce mono-electrical power.

**Keywords:** Exergy, energy generation plant, exergy efficiency, exergy losses.

---

\*Associate Professor, Faculty of Technical Engineering, Tishreen University Tartous, Syria.

## 1- المقدمة:

في الوقت الحاضر نتجه كل الأبحاث لرفع جودة الأنظمة الطاقية وتخفيض استهلاك الوقود، والاستثمار الأمثل لأنظمة الطاقة القائمة حالياً وإن إحدى الطرق التي تؤدي إلى رفع المردود الإكسبرجي لأنظمة الطاقة التي تستخدم التوربينات البخارية في توليد الطاقة الكهربائية هي استخدام أكثر من مخرج طاقي في هذه المحطات، وهذا ما سنطبقه في هذا البحث.

تقسم المحطات البخارية لتوليد الطاقة إلى مجموعتين:

- محطات توليد طاقة كهر بائية تسمى المحطات التكتيفية، التي تولد الطاقة الكهربائية فقط (أحادية المخرج).
- محطات توليد الطاقة الكهروحرارية التي تولد الطاقة الكهربائية والحرارية معا (ثنائية المخرج).

وفي عناصر كلا النوعين من المحطات تظهر دوما عمليات ترموديناميكية غير عكوسة ناتجة عن عمليات تحول الطاقة، فمثلا تتحول الطاقة الكيميائية للوقود بشكل غير عكوس إلى حرارة ثم إلى عمل ميكانيكي، الذي بدوره يتحول إلى طاقة كهربائية. وتترافق عملية التحول تلك بضياعات كبيرة تؤدي إلى تخفيض مردود (فعالية) المحطة بالكامل. يتم تقييم المردود (الفعالية) الترموديناميكية لعملية تحول الحرارة إلى عمل من خلال المردود الحراري التالي

[4]:

$$\eta_T = \frac{\int dL}{\int dQ_1} = 1 - \frac{\int dQ_2}{\int dQ_1} < 1 \quad (1)$$

يظهر من هذه العلاقة أنه كلما ازداد العمل ازدادت قيمة هذا المردود، التي لا يمكن أن تصل إلى الواحد حتى لو حصلنا على عمل أعظمي عندما تقترب درجات حرارة المصادر الحرارية الباردة والساخنة من بعضها البعض، أي:

$$L_{\max} = \left[ 1 - T_0 \int \frac{dQ_1}{T_1} / \int dQ_1 \right] Q_1 \quad (2)$$

حيث  $T_0$  - درجة حرارة الوسط المحيط.

$T_1$  - درجة حرارة المصدر الترموديناميكي الساخن.

## 2- أهمية البحث وأهدافه:

يهدف البحث إلى تقييم العمليات الترموديناميكية الحاصلة في دورة محطة توليد للطاقة باستخدام الطريقة الإكسبرجية في تحديد الضياعات فيها، ويبين أهمية الإنتاج المشترك للطاقة في رفع المردود الإكسبرجي لمحطة طاقة ثنائية المخرج.

## 3- طريقة البحث ومواده:

إن الطريقة المعتمدة في إجراء هذا البحث هي الطريقة الإكسبرجية التي تعطي تقييما واضحا وفعالا للعمليات الترموديناميكية الحاصلة في دورة المحطة ومدى قربها من العكوسية أو بعدها عنها، وتقدير مدى الضياعات الإكسبرجية فيها وطرق تحسين ورفع مردود هذه العمليات في دورة المحطة، وهذا ما تمّ اعتماده في هذا البحث من خلال مايلي:

**3-1 المردود الحراري والمردود الإكسبرجي:**

إن المردود الحراري (الطاقي) لا يستطيع أن يعطي صورة واضحة وصحيحة عن العمليات الترموديناميكية الحاصلة في الأنظمة الترموديناميكية [1]، لأن قيمة هذا المردود أقل من الواحد للعمليات العكوسة (دورة كارنو  $\eta_{car} < 1$ ) وبالتالي فإن المعيار الوحيد الذي يعطي صورة واضحة وصحيحة عن العمليات الترموديناميكية هو المردود الإكسبرجي الذي من خلاله يمكننا الحكم على العملية الترموديناميكية من حيث قربها أو بعدها عن العكوسية وبالتالي يمكن للمردود الإكسبرجي أن يكون أصغر أو مساوياً للواحد  $\eta_{ex} \leq 1$ .

لذا في هذا البحث سنقوم باستخدام الطريقة الإكسبرجية في تقييمنا لعمل المحطة وتبيان قرب وبعد العمليات الجارية عن العكوسية، وذلك بهدف رفع المردود من خلال الإنتاج المشترك للطاقة في المحطة المدروسة.

**3-2 الضياعات الإكسبرجية في أنظمة المحطات:**

إن أسباب لاعكوسية العمليات الحقيقية في عناصر المحطات هي: وجود عمليات التبادل الحراري عند درجات حرارة مختلفة، وجود الاحتكاك، انخفاض نوعية الطاقة خلال تحولها، ضياع الطاقة بسبب عدم إمكانية استخدامها تقنياً مثلاً مع نواتج الاحتراق المطروحة إلى الوسط المحيط والتي تملك درجة حرارة أعلى من درجة حرارة الوسط المحيط. وكما أن عملية تمدد الجسم العامل عند تحويل الحرارة إلى عمل تترافق بالاحتكاك، الذي يتحول من جديد إلى حرارة تصرف على زيادة أنتالبي الجسم العامل وعلى تسخين العناصر وأجزاء الآلة، وبالتالي تضع هذه الحرارة في الوسط المحيط [6].

إن العمل الأعظم في المعادلة (2) هو أكبر عمل يمكن أن نحصل عليه من النظام الذي يحوي المصدر الترموديناميكي البارد المتمثل بالوسط المحيط، وسندعو هذا العمل الصافي الإكسبرجي المفيد ونرمز له ب  $E$ . لذلك تتكون الحرارة المقدمة للنظام  $Q_1$  حسب المعادلة (2) من جزأين مختلفين بالنوعية:

$E -$  الإكسبرجي وهو الجزء المتحول إلى عمل عند شروط محددة.

$$- T_0 \int dQ_1 / T_1$$

إن ميكانيزم ظهور الضياعات الإكسبرجية يمكن اعتباره على الشكل التالي:

- ضياع الإكسبرجي الناتج عن الاحتكاك والتبادل الحراري غير العكوس، والذي لا يمكن الاستفادة منه حسب قانون الترموديناميك الثاني، أي لا يمكن تحويله من جديد إلى عمل، وهذا الضياع لا يدخل في العمل الحقيقي المفيد.

لذلك تكون الإنتاجية الإكسبرجية على أقطاب المولد الكهربائي للمحطة مساوية إلى:

$$E_{Nel} = E - T_0 \sum \Delta S_{sys} \quad (3)$$

حيث  $-T_0 \sum \Delta S_{sys}$  مجموع ضياعات الإكسبرجي في النظام.

$E -$  الإكسبرجي أو جزء الحرارة المتحول إلى عمل.

في محطات توليد الطاقة التكتيفية تنتج الضياعات الإكسبرجية عن التبادل الحراري غير العكوس بين نواتج الاحتراق والماء في مرجل المحطة وتنتقل إلى الوسط المحيط من خلال مياه تبريد مكثف التوربين، كذلك الأمر تحدث الضياعات في التوربين بسبب التمدد غير العكوس للبخر (التمدد غير الإيزوأنثروبي) [5].

إن التحول الكيميائي للطاقة إلى حرارة يحدث خلال احتراق الوقود وهذا التحول يترافق بضياعات إكسبرجية سنوردها في موضوع حسابات المحطة.

يتم تقييم الجدوى الإكسبرجية للمحطة التكتيفية من خلال المردود الإكسبرجي للمحطة الذي يمثل نسبة إكسبرجي خرج المحطة ( الإنتاجية الإكسبرجية للمحطة ) إلى إكسبرجي دخلها الذي يتمثل بإكسبرجي الوقود الداخل للمحطة [1]

$$\eta_E = \frac{E_{Nel}}{E_0} \quad (4)$$

حيث  $E_0$  - إكسبرجي الوقود الداخل إلى مرجل المحطة.

ويتم تقييم الجدوى الإكسبرجية لمحطة الطاقة الكهروحرارية من خلال مردودها الإكسبرجي الذي يمثل هنا نسبة الإكسبرجي المفيد الخارج من المحطة ( المتمثل بإكسبرجي مخرج الحرارة والمخرج الكهربائي للمحطة ) إلى إكسبرجي الوقود الداخل إلى مرجل المحطة:

$$\eta_E^T = \frac{E_{Nel} + E_T}{E_0} \quad (5)$$

حيث  $E_T$  - إكسبرجي المخرج الحراري للمحطة .

وقيمته:

$$E_E = Q_T \left[ 1 - T_0 \int \frac{dQ_T}{T_T} / \int dQ_T \right] \quad (6)$$

حيث  $T_T$  - درجة حرارة حامل الحرارة ( درجة حرارة مياه الشبكة المعطاة لمستهلك ما ) .

### 3-3 الحساب الإكسبرجي لمحطة طاقة تكتيفية:

1- إكسبرجي الوقود الداخل إلى مرجل المحطة على اعتبار أن هذا الوقود سائل:

$$E_0 = 0,97 Q_H^P \dot{B} \quad [Kw] \quad (7)$$

$Q_H^P$  - حرارة احتراق الوقود  $[kj/kg]$  .

$\dot{B}$  - استهلاك الوقود في المرجل  $[kg/sec]$  .

ويحسب استهلاك الوقود من العلاقة التالية:

$$\dot{B} = \frac{Q_{el}}{Q_H^P \cdot \eta_b} \quad (8)$$

حيث  $Q_{el} = D_0 \cdot \Delta i$  - الحرارة المصروفة على إنتاج الطاقة الكهربائية  $[Kw]$  .

$\Delta i$  - فرق الأنتالبي بين مدخل التوربين ( مخرج المرجل ) ومياه تغذية المرجل .

$D_0$  - تدفق البخار الخارج من المرجل .

$\eta_b$  - المردود الحراري للمرجل .

2- ضياع الإكسبرجي في المرجل .

يتكون ضياع الإكسبرجي في مرجل المحطة من ضياع ناتج عن استخدام الإكسبرجي الكيميائي للوقود  $\Delta E_G$

ومن ضياع ناتج عن لاعكوسية عملية احتراق الوقود والتبادل الحراري في المرجل  $\Delta E_T$  ويتحدد كل منهما كما يلي:

$$\Delta E_1 = \Delta E_G + \Delta E_T \quad (9)$$

حيث:  $\Delta E_G = E_0(1 - \eta_b)$

و  $\Delta E_T = T_0 \cdot D_0 \cdot \Delta s_1$

$\Delta s_1$  - تغير أنتروبي البخار الخارج من المرجل ومياه التغذية الداخلة إلى المرجل .

يحدد تدفق البخار الخارج من المرجل أو الداخل إلى التوربين عندما يحتوي التوربين على مأخذ للبخار من العلاقة التالية:

$$D_o = \frac{N_{el}}{l \cdot \eta_{el} (1 - Y_R \cdot \alpha_R)} \quad (10)$$

حيث  $N_{el}$  - الاستطاعة على أقطاب المولد  $[KW]$ .

$l$  - العمل الحقيقي للتمدد في التوربين.

$\eta_{el}$  - المردود الكهروميكانيكي للمولد.

$Y_R$  - معامل الاستخدام غير الكامل للبخار في التوربين ويمثل نسبة عمل تمدد البخار بعد المأخذ إلى العمل الكلي لتمدد البخار.

$\alpha_R$  - معامل يمثل نسبة فرق الأنتالبي بين الماء الداخل إلى المرجل والخارج من المكثف إلى فرق الأنتالبي بين البخار الخارج من مأخذ التوربين والخارج من المكثف ( حصة البخار المستخدمة لتسخين مياه تغذية المرجل.

3- تزايد إكسبرجي البخار في المرجل  $[KW]$ .

$$E_b = Q_{el} (1 - T_0 \frac{\Delta s}{\Delta i}) \quad (11)$$

حيث  $\Delta s$  - تغير أنتروبي البخار الخارج من المرجل ومياه التغذية الداخلة إلى المرجل.

$\Delta i$  - تغير أنتالبي البخار الخارج من المرجل ومياه التغذية الداخلة إلى المرجل.

4- ضياعات الإكسبرجي الناتجة عن لاعكوسية عملية تمدد البخار في التوربين  $[KW]$ .

$$\Delta E_2 = T_0 \cdot \Delta s_T \cdot \varepsilon_R \cdot D_0 \quad (12)$$

$\Delta s_T$  - فرق الأنتروبي بين مدخل التوربين ومدخل المكثف.

$\varepsilon_R$  - معامل يساوي:

$$\varepsilon_R = 1 - \frac{\alpha_R \cdot \Delta s_R}{\Delta s_T} \quad (13)$$

$\Delta s_R$  - فرق الأنتروبي بين البخار في مأخذ التوربين ومدخل المكثف.

5- ضياعات الإكسبرجي الناتج عن التبادل الحراري غير العكوس في مسخن الماء.

$$\Delta E_3 = T_0 D_0 \{s' - [\alpha_R s'' + (1 - \alpha_R) s_1'']\} \quad (14)$$

حيث  $s'$  - أنتروبي الماء المتكاثف الخارج من المسخن.

$s''$  - أنتروبي البخار الداخل إلى المسخن.

$s_1''$  - أنتروبي البخار المتكاثف الخارج من مكثف التوربين والداخل إلى المسخن.

6- ضياعات الإكسبرجي الناتجة عن الاحتكاك الميكانيكي.

$$\Delta E_4 = E_{Nel} (1 - \eta_{eM}) \quad (15)$$

$\eta_{eM}$  - المردود الكهروميكانيكي للمولد.

7- ضياعات الإكسبرجي في مكثف التوربين.

وتبسيطاً للعملية سنفترض أن درجة حرارة تكاثف البخار في المكثف مساوية لدرجة حرارة الوسط المحيط، لذلك

تكون الضياعات الإكسبرجية في مكثف التوربين مساوية للصفر.

8- المردود الإكسيري لمحطة الطاقة التكتيفية حسب الطاقة الكهربائية المنتجة [2].

$$\eta_E = \frac{E_{Nel} - E_{N'}}{E_0} = \eta_b^E \cdot \eta_T^E \cdot \eta_{N'}^E \quad (16)$$

حيث  $\eta_b^E = \frac{E_b}{E_0}$  - المردود الإكسيري للمرجل.

$\eta_T^E = \frac{E_{Nel}}{E_b}$  - المردود الإكسيري للتوربين.

$\eta_{N'}^E = \frac{E_{Nel} - E_{N'}}{E_{Nel}}$  - المردود الإكسيري للأجهزة المساعدة.

$E_{N'}$  - الاستطاعة الإكسيريجية المصروفة على تشغيل الأجهزة المساعدة.

9- المصروف النوعي للوقود منسوباً للطاقة الكهربائية المنتجة.

$$b_E = \frac{0,123}{\eta_E} \quad (17)$$

### 3-4 الحساب الإكسيري لمحطة طاقة كهر وحرارية:

تختلف هذه المحطة عن المحطة التكتيفية بوجود مأخذ في التوربين يتوزع منه البخار إلى مسخن الماء وإلى

مبادل حراري آخر لتسخين مياه الشبكة المقدمة للمستهلك الحراري [3].

في هذه الحالة يصبح تدفق البخار الخارج من المرجل:

$$D_0 = \frac{N_{el}}{l(1 - Y_R \alpha_R - Y_T \alpha_T) \eta_{el}} \quad (18)$$

حيث  $Y_R = Y_T$  - معامل الاستخدام غير الكامل للبخار في التوربين.

$\alpha_R$  - معامل يمثل نسبة تغير انتالبي مياه التغذية والمياه المتكاثفة منقوصاً منه تغير إنتالبي مياه المتكاثف

بين مخرج مسخن الماء ومخرج المكثف إلى تغير انتالبي البخار بين مأخذ التوربين ومخرج المكثف.

$\alpha_T$  - حصة البخار الخارج من التوربين والذاهب إلى المبادل الحراري المرتبط بشبكة الماء.

2- الحرارة المعطاة لمستهلك حراري ما [Kw]:

$$Q_T = \alpha_T \cdot D_0 \cdot \Delta i \cdot \eta_{sys} \quad (19)$$

حيث  $\eta_{sys} = 0,97 - 0,98$  - مردود وحدة شبكة الماء الساخن المعد للاستخدام.

$\Delta i$  - فرق الأنتالبي بين مدخل المبادل الحراري ومخرجه.

3- الحرارة المصروفة على إنتاج الطاقة الكهربائية:

$$Q_{el} = D_0 \cdot \Delta i - Q_T / \eta_{sys} \quad (20)$$

$\Delta i$  - تغير الأنتالبي بين مدخل التوربين ومياه التغذية.

4- الإكسيري الكيميائي للوقود ( الإكسيري الداخلي للمحطة ):

$$E_0 = 0,97 Q_H^P \dot{B}$$

حيث يعطى مصروف الوقود في هذه المحطة من العلاقة التالية:

$$\dot{B} = (Q_{el} + Q_T / \eta_{sys}) / Q_H^P \cdot \eta_b \quad (21)$$

5- ضياعات الإكسيري في المرجل:

$$\Delta E_1 = \Delta E_G + \Delta E_T$$

$$\Delta E_G = E_0(1 - \eta_b) \quad \text{و} \quad \Delta E_T = T_0 \Delta s D_0$$

6- تزايد إكسبرجيا البخار في المرجل:

$$E_b = Q_{el} + Q_T / \eta_{sys} (1 - T_0 \Delta s / \Delta i) \quad (22)$$

7- الضياعات الإكسبرجيا في التوربين والمولد:

$$\Delta E_2 = T_0 \cdot \Delta s \cdot \varepsilon_R \cdot D_0$$

$$\varepsilon_R = 1 - \frac{(\alpha_R + \alpha_T) \cdot \Delta s_R}{\Delta s_T} \quad \text{حيث}$$

7- ضياع الإكسبرجيا في مكثف التوربين يساوي للصفر لأن  $T_0 = T_K$ .

8- المردود الإكسبرجيا لمحطة الطاقة الكهروحرارية حسب إنتاج الطاقة الكهربائية والحرارية:

$$\eta_E = \frac{(E_{Nel} - E_{N'}) + E_T}{E_0} = \eta_b^E \cdot \eta_T^E \cdot \eta_{N'}^E \quad (23)$$

حيث  $E_T$  - إكسبرجيا الحرارة المقدمة للمستهلك:

$$E_T = Q_T (1 - T_0 \Delta s / \Delta i)$$

حيث  $\Delta s$  و  $\Delta i$  - فرق الأنتروبي والأنتالبي بين مدخل المبادل الحراري (مأخذ التوربين) ومخرجه.

9- المصروف النوعي للوقود

$$b^E = 0,123 / \eta_E$$

### 3-5 التطبيق الحسابي:

نجري الحساب على محطتين: المحطة الأولى تكثيفية يحتوي التوربين فيها على مأخذ للبخار. والمحطة الثانية كهروحرارية يحتوي التوربين فيها على مأخذ للبخار يتفرع عنه فرع لتقديم الطاقة الحرارية للمستهلك من خلال المبادل الحراري. إن شكل الدورة الترموديناميكية واحد لكل المحطتين كما هو موضح لاحقاً. وتتكون هذه الدورة من العمليات التالية:

0 → 4 - عملية تشكل البخار في المرجل تحت ضغط ثابت.

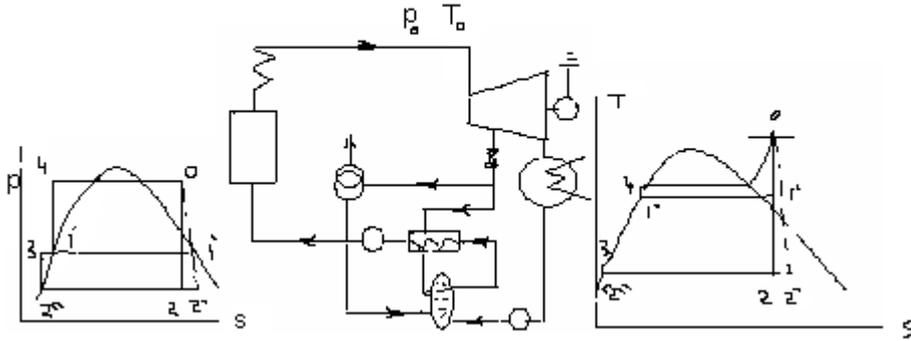
2 → 0 - عملية تمدد البخار في التوربين ايزوانتروپيا وإنتاج عمل.

"2 → 2 - تكاثف البخار في مكثف التوربين.

3 → 2" - ضخ الماء المتكاثف من المرجل إلى المسخن مع رفع الضغط حتى ضغط المسخن.

"1 → 3 - تسخين الماء في مسخن الماء تحت ضغط ثابت.

4 → 1" - ضخ الماء المتكاثف والمسخن إلى المرجل ورفع الضغط إلى ضغط المرجل



المعطيات الأولية لكل من المحطتين:

الاستطاعة $Mw$	الضغط $p_0[bar]$	درجة الحرارة $t_0[C^\circ]$	ضغط المكثف $p_2[bar]$	حصة البخار في المأخذ $\alpha_T$	حرارة احتراق الوقود $Q_H^P[Mj/kg]$
50	130	540	0,05	0,4	30

البارامترات الأساسية للنقاط المميزة في الدورة هي ( من مخطط  $i-s$  ):

	0	1'	2	2'	2''	3	1''	4
$i[kj/kg]$	3443	2792	2004	2220	137	137	670	670
$p[bar]$	130	6	0,05	0,05	0,05	6	6	130
$t[C^\circ]$	540	174	33	33	33	33	159	159
$s[kj/kgK]$	6,57	6,82	6,57	7,28	0,47	0,47	1,93	1,93

وفيما يلي نتائج حسابات المحطة التكنيفية.

نتائج الحساب الإكسيري لمحطة طاقة تكثيفية	
$E_0 = 131,68$	1- إكسيري الوقود $[Mw]$
$\Delta E_G = 7,9$	2- ضياع إكسيري الوقود غير المستخدم في المرجل $[Mw]$
$\Delta E_T = 65,3$	3- ضياع الإكسيري الناتج عن لاعكوسية الاحتراق والتبادل الحراري في المرجل $[Mw]$
$\Delta E_1 = 70$	4- الضياعات الإكسيري في المرجل $[Mw]$
$E_{el} = 62,27$	5- تزايد إكسيري البخار في المرجل $[Mw]$
$\Delta E_2 = 8,7$	6- ضياع الإكسيري في التوربين نتيجة التمدد غير العكوس $[Mw]$
$\Delta E_3 = 2,675$	7- ضياع الإكسيري في مسخن الماء $[Mw]$
$\Delta E_4 = 1$	8- ضياعات الإكسيري الناتج عن الاحتكاك الميكانيكي $[Mw]$

$\Delta E_5 = 0$	( $t_K = t_0$ ) [Mw]	9- ضياع الإكسبرجي في مكثف التوربين
$\eta_b^E = 0,47$		10- المردود الإكسبرجي للمرجل
$\eta_T^E = 0,80$		11- المردود الإكسبرجي للتوربين
$\eta_{N'}^E = 0,94$		12- المردود الإكسبرجي للأجهزة المساعدة
$\Delta E_{N'} = 3,4$	[Mw]	13- ضياعات الإكسبرجي في الأجهزة المساعدة
$\eta_E = 0,353$		14- المردود الإكسبرجي للمحطة التكتيفية
$b^E = 0,35$		15- الاستهلاك النوعي للوقود [kg.ful / Kw.h]

نتائج حساب المحطة الكهروحرارية:

نتائج الحساب الإكسبرجي لمحطة الطاقة الكهروحرارية		
$E_0 = 157,66$	[Mw]	1- إكسبرجي الوقود
$\Delta E_G = 9,46$	[Mw]	2- ضياع إكسبرجي الوقود غير المستخدم في المرجل
$\Delta E_T = 78,23$	[Mw]	3- ضياع الإكسبرجي الناتج عن لاعكوسية الاحتراق والتبادل الحراري في المرجل
$\Delta E_1 = 87,7$	[Mw]	4- الضياعات الإكسبرجية في المرجل
$E_{el} = 74,54$	[Mw]	5- تزايد إكسبرجي البخار في المرجل
$\Delta E_2 = 7,94$	[Mw]	6- ضياع الإكسبرجي في التوربين نتيجة التمدد غير العكوس
$\Delta E_3 = 2$	[Mw]	7- ضياع الإكسبرجي في مسخن الماء
$\Delta E_4 = 1$	[Mw]	8- ضياعات الإكسبرجي الناتج عن الاحتكاك الميكانيكي
$\Delta E_5 = 0$	( $t_K = t_0$ ) [Mw]	9- ضياع الإكسبرجي في مكثف التوربين
$E_T = 16,89$	[Mw]	10- إكسبرجي الحرارة المقدمة للمستهلك
$\eta_b^E = 0,47$		- المردود الإكسبرجي للمرجل
$\eta_T^E = 0,89$		11- المردود الإكسبرجي للتوربين
$\eta_{N'}^E = 0,93$		12- المردود الإكسبرجي للأجهزة المساعدة
$\Delta E_{N'} = 5,6$	[Mw]	13- ضياعات الإكسبرجي في الأجهزة المساعدة
$\eta_E = 0,39$		14- المردود الإكسبرجي للمحطة التكتيفية
$b^E = 0,317$		15- المصروف النوعي للوقود [kgful / Kw.h]

#### 4- النتائج والمناقشة:

- 1- تبين الدراسة أن تطبيق مفهوم المردود الحراري لا يعطي تقييما واضحا لعمل الأنظمة الطاقية، كونه يربط بين أشكال مختلفة من مفاهيم الطاقة ( العمل والحرارة )  $\eta_T = L/Q < 1$  حتى في العمليات العكوسة.
- 2- إن المردود الإكسبرجي يعطي صورة واضحة عن طبيعة العمليات الترموديناميكية الحاصلة في الأنظمة الطاقية ومدى اقترابها من العكوسية وبالتالي  $\eta_E \leq 1$ .

- 3- تم في هذا البحث تحديد الضياعات الإكسيريجية في عناصر المحطة كلا على حدة، الأمر الذي يحكم على جودة كل عنصر من عناصر المحطة.
- 4- يبين الحساب العملي لمحطتي توليد وحيدة المخرج ( تكثيفية ) وثنائية المخرج (كهرحرارية) تشتركان بإنتاج استطاعة كهربائية واحدة ( 50Mw )، أن الإنتاج المشترك يرفع المردود ويحسن الأداء بشكل واضح.

### الاستنتاجات والتوصيات:

- 1- إن الطريقة الإكسيريجية هي الطريقة المثلى لتحديد فعالية الأنظمة الطاقية مقارنة بالطريقة الكلاسيكية الطاقية.
- 2- إن الإنتاج المشترك للطاقة في محطة التوليد يرفع المردود الإكسيريجي بمقدار لا بأس به، ففي مثالنا 4% عما هو عليه في محطة توليد وحيدة المخرج.
- 3- إن الضياعات الإكسيريجية الكبرى في دورة المحطة تظهر في المرجل خصوصا في نواتج الاحتراق.
- 4- إن تخفيض الضياعات الإكسيريجية في المرجل يتطلب البحث عن طرق ترموديناميكية ترفع من المردود وذلك من خلال استخدام أنظمة الطاقة الارتباطية التي تستفيد من الإكسيريجي المهدور في غازات الاحتراق، الأمر الذي يؤدي حتما إلى زيادة مردود المحطة.

### المراجع:

- 1- المحمد، موسى؛ عمران، عدنان. المردود الإكسيريجي والطريقة الجديدة لتقييم جودة أنظمة الطاقة الحرارية، مجلة جامعة تشرين للدراسات والبحوث العلمية، العدد 10 / 2001. ص 6-12
- 2- المحمد، موسى؛ عمران، عدنان. الأنظمة الطاقية المركبة وجودتها الإكسيريجية، مجلة جامعة تشرين للبحوث العلمية، العدد 10 / 2001، 5-8.
- 3- عمران، عدنان. الترموديناميك الهندسي الجزء الثاني. 2004، 188-205.
- 4-ШАРОВ, Ю.И. *Определение эффективности работы теплофикационной энергетической установки* 1991.42-50 .
- 5-РЫЖКИ В.Я *Тепловые электрические станции –М.Энергия.1983,446.*
- 6- БРОДЯНСКИЙ, В.М. *Энергетические основы трансформаций тепл.* 1981.