

## VIII - تكاليف تحسين مواصفات الوقود

إنتاج الوقود التنظيف بنسبة مسموح بها بيئياً من الكبريت يستدعى إجراء عمليات المعالجة والتحويل، حيث نجد أن تكاليف هذه العمليات على النحو التالي :

تحتوي النواتج من برج التقطير الابتدائي والفراغى على نسب من الكبريت، كذلك النواتج من عمليات التكسير بأنواعها المختلفة، مما يزيد من نسبة احتوائها على الكبريت، وطريقة الهدرجة لإزالة الكبريت تستخدم فى أغلب مصافى التكسير، كذلك تستخدم لخفض نسبة الكبريت فيما تنتجه من مقطرات بترولية، وتحقق هذه الطريقة خفضاً بنسبة تزيد عن ٩٠ ٪ من الكبريت الموجود أصلاً فى المقطر البترولى .

يشتمل الجدول رقم (١٩) على تقدير تكاليف خفض نسبة الكبريت من ٣٠٠٠ ج ف م إلى ١٠ ج ف م فى السولار، حيث نجد أنها تندرج من ٠,٣ سنت / لتر وصولاً إلى ٢,٨ سنت / لتر، وذلك يتفق مع ما هو متوقع من أن تتزايد مع استهداف المزيد من الخفض فى نسبة الكبريت .

وتقدر التكاليف الاستثمارية للوحدات اللازم إقامتها لإجراء الهدرجة لإزالة الكبريت Hydro-Desulphurization على النحو الوارد بالجدول رقم (٢٠)، حيث احتسبت على معالجة كمية ٢ مليون طن/سنة من السولار المحتوى على نسبة كبريت تزيد عن ٥٠٠٠ ج ف م والعمل على خفضها إلى ٣٠٠٠ ج ف م، فنجد التكلفة الاستثمارية بحدود ٥٠ - ١٢٠ مليون دولار، ثم تندرج هه التكلفة فى الاتفاع وصولاً إلى إنتاج السولار الذى يحتوى على كبريت بتركيز ٥٠ ج ف م (وهذا هو المستهدف حالياً)، حيث يستلزم استثمارات بمقدار ٣٨٠-٤٢٠ مليون دولار، وإذا ما كان المستهدف تحقيق نسبة ١٠ ج ف م، فإن ذلك سوف يرفع التكلفة الاستثمارية إلى حدود ٣٩٠-٤٥٠ مليون دولار، مع الإحاطة بأن هذه التقديرات قائمة على الأسعار السائدة فى الولايات المتحدة الأمريكية وأوروبا الغربية، عام ٢٠٠٥ .

من الهام أن يؤخذ فى الحسبان عند إعداد دراسات الجدوى الاقتصادية لهذه الوحدات المدخلات القائمة حالياً، مثل :

- حجم المكون المحلى، حيث يمكن الاستفادة بالطاقات والخامات المتوفرة بالفعل (حديد، صلب، بلاستيك، ورش، تجهيزات ... إلخ) .

## ١ - تكاليف خفض نسبة الكبريت :

## ١ - المعالجة في وحدات الهدرجة لإزالة الكبريت :

- أجور العمالة السائدة، والتي قد تكون منخفضة في بعض الدول أو القطاعات.
- أسعار التحويل من الدولار إلى العملات المحلية .

## ب - المعالجة بإضافات خفض

## الكبريت :

تقوم المصافي باستخدام أنواع من الإضافات تحقق خفضاً في الكبريت بتحويله إلى غاز كبريتيد الهيدروجين، وقد وجد أن هذه الإضافات تحقق خفضاً يصل إلى ٣٥ ٪ من إجمالي الكبريت في السولار، وتقدر تكاليف هذه المعالجة على النحو التالي :

- ٠,٣٢ سنت أمريكي لمعالجة جالون من السولار .
- ٠,٠٨ سنت أمريكي لمعالجة لتر واحد .

وهذه التقديرات للتكلفة اعتمدت على أساس أن التغذية ٤٠ ألف برميل / يوم، وأن نسبة الكبريت في مدخلات التغذية قد ترتفع إلى حدود ٤٠٠٠ ج ف م .

## جدول رقم (١٩)

## تقدير تكاليف خفض نسبة الكبريت في السولار

التكاليف، سنت / لتر سولار	اخفض في نسبة الكبريت، ج ف م
٠,٣ - ٠,٧٥	إلى ٣٠٠٠
٠,٧ - ١,٢	إلى ١٠٠٠
٠,٩ - ١,٣	إلى ٥٠٠
١,٥	إلى ٣٥٠
٢,٠	إلى ٢٥٠
٢,٣ - ٢,٦	إلى ٥٠
٢,٦ - ٢,٨	إلى ١٠

## جدول رقم (٢٠)

تقدير الاستثمارات للوحدات اللازمة لخفض نسبة الكبريت في السولار

(كمية ٢ مليون طن/سنة)

الاستثمارات (مليون دولار)	انخفاض في نسبة الكبريت، ج ف م
١٢٠ - ٥٠	إلى ٣٠٠٠
١٨٠٠ - ١٠٠	إلى ١٠٠٠
١٩٠ - ١٥٠	إلى ٥٠٠
٢١٠ - ١٧٠	إلى ٣٥٠
٣٠٠	إلى ٢٥٠
٤٢٠ - ٣٨٠	إلى ٥٠
٤٥٠ - ٣٩٠	إلى ١٠

## ج- المعالجة بالعوامل المساعدة:

تتوافر أنواع من العوامل المساعدة، يمكن للمصافي استخدامها أثناء تكرير الوقود، وقد وجد أنها تحقق خفضاً متدرجاً في نسبة الكبريت يتراوح بين ٣٥٪ - ٥٠٪، وذلك اعتماداً على ظروف التكرير والمعالجة، ويقدر أنه في الإمكان أن يصل ذلك الخفض إلى ما يزيد عن ٧٥٪.

وتقدر تكاليف المعالجة على النحو التالي:

لتحقيق خفض مقداره حتى ٣٥٪ تكون التكلفة:

- ٠,٢٦ سنتاً للجالون من السولار.
- ٠,٢٥ سنتاً للتر الواحد.

## د - استخدام تكنولوجيا المرشحات

المسامية (Membrane):

تحقق هذه التكنولوجيا خفضاً يزيد عن ٩٠٪ من الكبريت، اعتماداً على ظروف التشغيل، وتتميز هذه الطريقة بأن الاستثمارات الرأسمالية محدودة، وأن المرشحات تصلح للاستخدام لفترات زمنية طويلة، أي ما يحقق حلاً جيداً لفترة عمل طويلة.

## ٢- تكاليف التخلص من

الرصاص في بنزين

السيارات:

مع قيام المصافي بالعمل على خفض نسبة الرصاص تمهيداً للتخلص منه، فقد وجد أن تحقيق الزيادة في رقم الأوكتان لبنزين السيارات تتحقق مع الزيادة الأولى في تركيز الرصاص، بحيث إن أكبر زيادة تتحقق مع الزيادة من ٠,١ إلى ٠,٣ جرام/لتر، أي أن مجرد إضافة الرصاص بنسبة منخفضة يحقق زيادة واضحة في رقم الأوكتان، ولإيضاح هذه النتائج فالجدول رقم (٢١) يشتمل على الزيادة التي تتحقق في رقم الأوكتان عند استخدام ٠,١ جرام/لتر من الرصاص، ثم التدرج في

رفع تركيز الرصاص وصولاً إلى ٠,٨ جرام/لتر، حيث نجد أن ٠,١ مللي جرام/لتر يزيد رقم الأوكتان بثلاث وحدات، بينما ٠,٨ جرام / لتر يزيد رقم الأوكتان بمقدار إحدى عشرة وحدة، لذا يكون من السهل على المصافي العمل أولاً على خفض نسبة الرصاص إلى حدود ٠,١ - ٠,٣ جرام/لتر وتكلفة اقتصادية محددة .

ومن متابعة ما قد تم في العديد من دول العالم يمكن إيجاز أن إستراتيجيات التخلص من الرصاص قد انقسمت إلى ثلاثة مسارات، وذلك على النحو التالي :

١ - إستراتيجية التحول البطيء، الذي يستغرق فترة تطول من عدة شهور إلى ما يزيد عن ١٥ عاماً (كما حدث في الولايات المتحدة الأمريكية) .

٢ - إستراتيجية التحول السريع، الذي يتم على نحو فوري .

٣ - إستراتيجية التحول التدريجي وعلى نحو مستمر .

والتحول البطيء له مميزات وأيضاً له عيوب، فالمميزات تتركز في أنه يعطى المصافي الفترة الكافية لإقامة أو تعديل أو دمج الوحدات اللازمة لتحقيق بنزين السيارات (أى ليس فقط الخالي من الرصاص)، لكن تأتي العيوب في أن ذلك يسمح لاستمرار وجود مركبات الرصاص وما تحدثه من أضرار بيئية لها تأثير على البيئة والصحة، وتلوث الهواء والماء، إذ ربما يمتد هذا التلوث لعدة سنوات، بالإضافة إلى ارتفاع مصروفات الصيانة للمحرك وأجزاء السيارة التي تتعرض لمركبات وأبخرة الرصاص .

وحيث أن المصافي يجب أن تحدد الاستراتيجية وأسلوب العمل على نحو واضح، فلا بد من تحديد الآتى :

- هل تسير في التحول السريع أم البطيء أم المتدرج ؟
- ما رقم الأوكتان المستهدف (٨٥، ٩٠، ٩٢، ٩٥، ٩٨، ... إلخ) ؟

#### جدول رقم (٢١)

الزيادة المحققة في رقم الأوكتان لبنزين السيارات مع زيادة تركيز الرصاص (جرام/لتر)

تركيز الرصاص (جرام/لتر)	الزيادة في رقم الأوكتان بطريقة البحث
٠,١	٣
٠,٢	٤,٥
٠,٣	٦
٠,٤	٧
٠,٦	٩
٠,٨	١١

تم خفض الرصاص فى بنزين السيارات بالولايات المتحدة الأمريكية على نحو تدريجى اعتباراً من عام ١٩٧٤ وصولاً إلى عام ١٩٩٥، وذلك على النحو التالى :

### ٣ - التكاليف فى الولايات المتحدة الأمريكية :

العام	تركيز الرصاص فى الجازولين (جرام/لتر)
١٩٧٤	٠,٦٣
١٩٨٢	٠,٢٩
١٩٨٥	٠,١٣
١٩٨٦/١/١	٠,٢٦
١٩٩٥	صفر

وتقدر تكاليف التحويل من بنزين سيارات يحتوى على الرصاص إلى بنزين سيارات خالى من الرصاص، بحدود تختلف من ولاية إلى أخرى، لكن فى المتوسط بمقادير ٠,٠٠٢ - ٠,٠٠٥ دولار / لتر (٠,٥ - ٢ سنت / لتر)، وبالتأكيد فإن هذه التكلفة أقل بكثير عما يتحقق من توفير فى مصاريف صيانة المحرك أو تغيير أجزاء وحدة نظام إخراج العادم، هذا إضافة إلى ما يحققه بنزين السيارات الخالى من رصاص من فوائد صحية وبيئية ومصاريف للعلاج وتوفير اللازم من دواء وخلافه .

تعرف هذه التقنية بمصطلح تحويل الغاز إلى سوائل (Gas to Liquid-GTL) وتعتمد على الخطوات التالية :

### ٤ - تكاليف تحويل الغاز الطبيعي إلى وقود :

- يدفع الغاز الطبيعى إلى وحدة إعادة التركيب وذلك مع البخار فى وجود عامل مساعد، حيث ينتج ما يعرف باسم الغاز المصنع (المحضر كيميائياً) (Syn-gas) .
- يدفع الناتج إلى وحدة تحويل التركيب الكيميائى باستخدام طريقة تحمل اسمى العالمين اللذين توصلا إليها، وكان ذلك فى ألمانيا عام ١٩٢٣ فيشر - ترويش (Fischer - Tropch) باستخدام العامل المساعد لتنتج مركبات هيدروكاربونية شمعية ذات سلاسل طويلة وأوزان جزيئية عالية .
- تدفع المركبات الشمعية إلى وحدة التكسير مع الهدرجة لتتحول إلى سوائل نفطية ذات نسب منخفضة من الكبريت .
- يستفاد من بعض السوائل الناتجة كوقود للتغذية أو للاستخدام لقيم فى وحدات البتروكيمياويات .

وتقدر التكلفة الاستثمارية لإنتاج ٤٠٠ ألف برميل / يوم، بحوالي ١٣٠٠ مليون دولار (استناداً إلى أسعار عام ٢٠٠٠)، وتقدر حالياً، أي بأسعار عام ٢٠٠٦، بأنها انخفضت إلى حدود ٩٠٠ مليون دولار .

وتصنف جميع أنواع الوقود المنتجة بأنها وقود نظيف، خاصة أن نسبة الكبريت في السولار المنتج أقل من جزء واحد في المليون (١ ج ف م)، وأن بنزين السيارات خالي تماماً من الرصاص .