

## نمونه جدول ارائه جزئیات راهکارها برای بخش پتروشیمی

الف) انتشار ناشی از مصارف انرژی در واحدهای پتروشیمی:

| ۱۴۰۹   | ۱۴۰۴ | ۱۳۹۸ | ۱۳۹۴  | ۱۳۸۹ | سال<br>شاخص   |
|--|------|------|---|------|---|
|  |      |      |   |      | کل ارزش افزوده بخش پتروشیمی (میلیارد ریال قیمت‌های ثابت سال ۱۳۷۶)   |
|  |      |      |   |      | شدت مصرف انرژی (گیگاژول بر میلیون ریال ارزش افزوده) [منظور سوختی است که بعنوان حامل انرژی استفاده می‌شود، نه خوراک فرآیندی] |
|  |      |      |   |      | گازوئیل   |
|  |      |      |   |      | نفت سفید  |
|  |      |      |   |      | گاز مایع  |
|  |      |      |   |      | گاز طبیعی   |
|  |      |      |   |      | برقی که از شبکه دریافت میشود  |
|  |      |      |   |      | سهم سوخت‌ها (%)   |
| مجموع هزینه <sup>۱</sup> راهکارهای مدنظر در مقایسه با سناریوی پایه |      |      | راهکارهای مدنظر جهت نیل به شدت انرژی و سهم سوخت ذکر شده در بالا |      |   |
|  |      |      |   |      | ۱   |
|  |      |      |   |      | ۲   |
|  |      |      |   |      | ۳   |
|  |      |      |   |      | ۴   |
|  |      |      |   |      | ۵   |
|  |      |      |   |      | ۶   |
|  |      |      |   |      | ۷   |

<sup>۱</sup> منظور از هزینه راهکارها عبارتست از هزینه‌های زیادتی (Incremental Cost) در مقایسه با ترکیب تکنولوژی و سوخت نسبت به سناریوی ادامه روند کنونی (سال پایه و سناریوی پایه) می‌باشد

(ب) انتشارات ناشی از واحد های فرآیندی:

| ۱۴۰۹ | ۱۴۰۴ | ۱۳۹۸ | ۱۳۹۴ | ۱۳۸۹ | سال<br>تولید محصولات (هزار تن) |  |
|------|------|------|------|------|--------------------------------|--|
|      |      |      |      |      | فشار پایین (اتمسفریک)          | اسید نیتریک  |
|      |      |      |      |      | فشار متوسط                     |  |
|      |      |      |      |      | فشار بالا                      |  |
|      |      |      |      |      | ادیپیک اسید                    |  |
|      |      |      |      |      | اکسالیک اسید و گلی اکسال       | اکسالیک اسید و گلی اکسال                               |
|      |      |      |      |      | گلی اکسال                      |  |
|      |      |      |      |      | آمونیاک                        | اوره و<br>آمونیاک                                      |
|      |      |      |      |      | اوره                           |  |
|      |      |      |      |      | رفرمینگ بخار آب با رفرمر اولیه | متانول   |
|      |      |      |      |      | تکنولوژی لورگی مرسوم           |  |
|      |      |      |      |      | تکنولوژی لورگی کم فشار         |  |
|      |      |      |      |      | تکنولوژی لورگی ترکیبی          |  |
|      |      |      |      |      | تکنولوژی لورگی واحد های بزرگ   |  |
|      |      |      |      |      | با خوراک اتان                  | اتیلن  |
|      |      |      |      |      | با خوراک نفتا                  |  |
|      |      |      |      |      | با خوراک گازوییل               |  |
|      |      |      |      |      | Direct Chlorination            | اتیلن دی-<br>کلراید                                    |
|      |      |      |      |      | Oxychlorination of Ethylene    |  |
|      |      |      |      |      | Balanced Process               |  |
|      |      |      |      |      | هوا                            | اتیلن اکساید ( درصد انتخاب<br>پذیری کاتالیست ذکر گردد) |
|      |      |      |      |      | اکسیژن خالص                    |  |

|  |  |   |      |
|--|--|---|------|
| مجموع هزینه <sup>۲</sup> راهکارهای مدنظر در مقایسه با سناریوی پایه | راهکارهای مدنظر جهت نیل به حجم تولیدات با تکنولوژی ذکر شده در بالا |   |      |
|  |  | ۱ | ردیف |
|  |  | ۲ |      |
|  |  | ۳ |      |
|  |  | ۴ |      |

<sup>۲</sup> منظور از هزینه راهکارها عبارتست از هزینه های زیادتی (Incremental Cost) در مقایسه با ترکیب تکنولوژی و سوخت نسبت به سناریوی ادامه روند کنونی (سال پایه و سناریوی پایه) می باشد