



## تحلیل اقتصادی و اجرایی تأسیسات شیرین‌سازی آب خلیج فارس در کنار نیروگاه هسته‌ای بوشهر با روش حرارتی MED

سعید خیراللهی  
عبدالرضاصالحیان دهکردی  
عزیزاله میرسمعی

شرکت تولید و توسعه انرژی اتمی ایران

مقاله علمی

### چکیده

در این مقاله محاسبات مربوط به احداث و بهره‌برداری سیستم شیرین‌سازی آب در جوار نیروگاه اتمی بوشهر با استفاده از ویرایش پنجم نرم‌افزارهای DEEP و DE-TOP انجام شده است. این دو نرم‌افزار را آژانس بین‌المللی انرژی اتمی تهیه کرده و برای محاسبات مربوط به سیستم‌های شیرین‌سازی آب ارائه داده است. با توجه به اینکه در این محاسبات از پارامترهای واقعی نیروگاه بوشهر استفاده شده است، نتایج آن می‌تواند در راستای تحلیل امکان‌سنجی احداث این تأسیسات در کنار نیروگاه بوشهر برای شیرین‌سازی آب خلیج فارس استفاده شود. در این مطالعه تحلیل اقتصادی و استخراج قیمت هر مترمکعب آب شیرین تولیدی با در نظر گرفتن پارامترهای معتبر بهره‌برداری نیروگاه بوشهر صورت گرفته و متحنی‌های تحلیل حساسیت از دیدگاه‌های مختلف با استفاده از نرم‌افزار DEEP بیان می‌شود. تحلیل ترموهیدرولیکی برای انتخاب محل مناسب اتصال سیستم شیرین‌سازی آب نیز با در نظر گرفتن پارامترهای متعدد مدار دوم با استفاده از نرم‌افزار DE-TOP انجام می‌شود.

واژگان کلیدی: نیروگاه هسته‌ای، تأسیسات شیرین‌سازی آب حرارتی MED، DEEP و DE-TOP

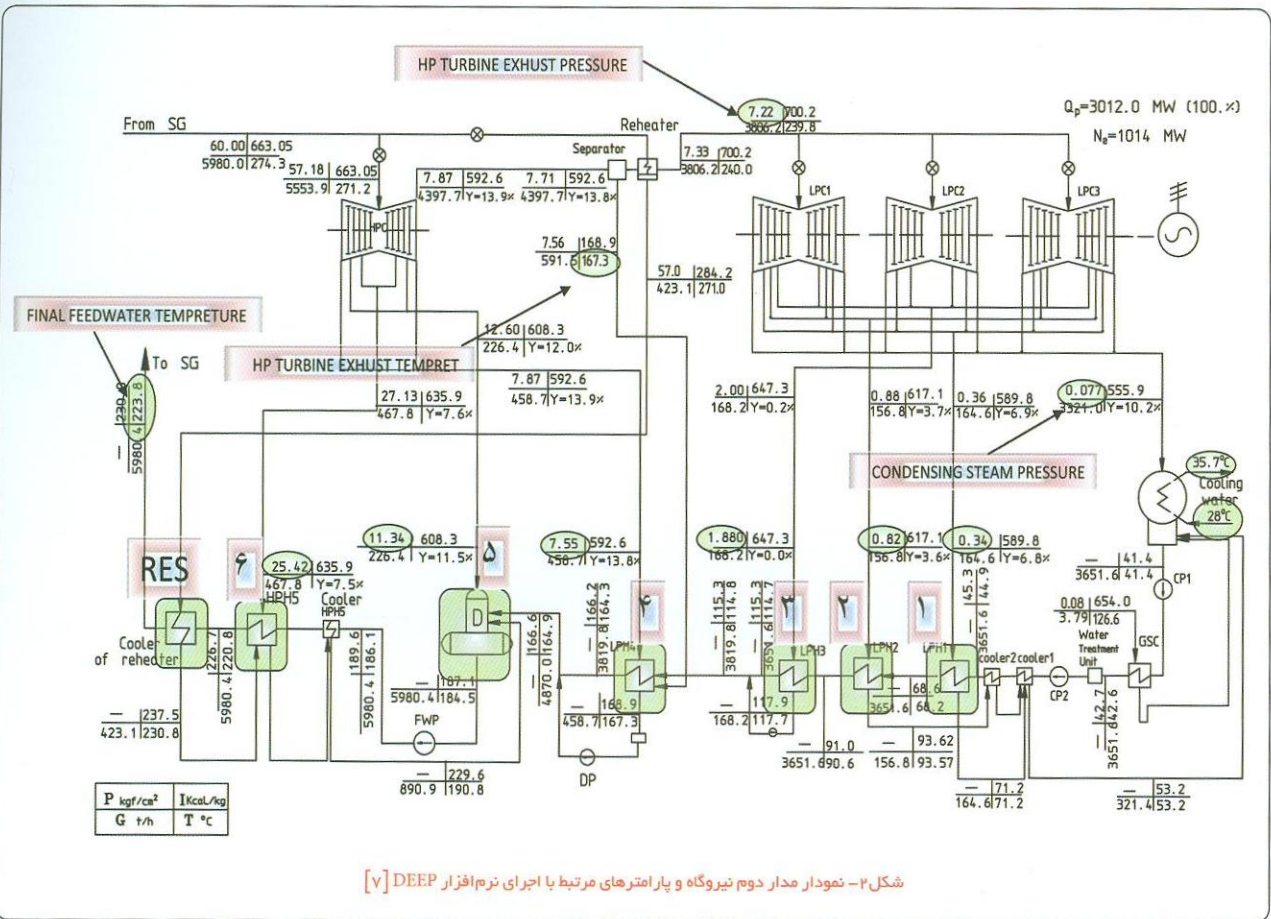


از کمبود منابع آب تجدیدشونده قابل استحصال، آلودگی منابع آب ناشی از فاضلاب‌های صنعتی، شهری و کشاورزی، افزایش مصرف آب و مسائل امنیتی در کشورهایی مانند امارات، کویت و فلسطین است. ایران نیز با توجه به قرار گرفتن در اقلیم خشک و کم‌بارش در معرض بحران آب قرار دارد، تاجایی که پیش‌بینی می‌شود در افق ۱۴۰۰ به ۱۱۳ میلیارد مترمکعب آب نیاز باشد که جبران کمبود این مقدار آب باید از منابع گوناگون همچون شیرین‌سازی آب‌های شور مانند آب خلیج فارس، دریای عمان و دریاچه خزر، تأمین شود [۱].

مطالعه اخیر نیز با توجه به اهمیت این موضوع انجام شده و به نظر می‌رسد بتواند در آینده نزدیک به منزله راهکاری مناسب و مؤثر برای تأمین منابع آب نامتعارف، به خصوص با استفاده از رآکتورهای مولار کوچک پیشرفته استفاده شود.

از سال‌های پایانی قرن بیستم کمبود آب و خشک‌سالی خود را به شکل بحرانی فراگیر نشان داد. در ۲۰۰۳ حدود ۱/۱ میلیارد نفر در جهان از دسترسی به آب آشامیدنی سالم محروم بوده‌اند. مجامع جهانی، به ویژه سازمان ملل متحد با پرداختن به این موضوع بر اهمیت بحران آب و ضرورت مقابله با آن تأکید کردند تاجایی که سال‌های ۲۰۰۵ تا ۲۰۱۵ با شعار آب برای زندگی نام‌گذاری شدند.

پیش‌بینی‌ها نشان می‌دهد که کشورهای با درآمد سرانه کم و تنش آبی زیاد که تا ۲۰۲۵ جمعیتی معادل ۷ میلیارد نفر خواهند داشت، اولین قربانیان بحران آب خواهند بود (شکل ۱). کمبود و کاهش کیفیت منابع آب آشامیدنی در جهان به بحران در بسیاری از کشورها، به ویژه خاورمیانه منجر شده است. شاخص‌ها بیانگر وجود بحرانی جدی ناشی



شکل ۲- نمودار مدار دوم نیروگاه و پارامترهای مرتبط با اجرای نرم افزار DEEP [۷]



شکل ۱- تشدید بحران آب و پیش‌بینی چگونگی فراگیر شدن آن تا ۲۰۵۰

ردیف	تأسیسات/شهرک	میزان مصرف متوسط (m <sup>3</sup> /day)	میزان مصرف بیک (m <sup>3</sup> /day)	ملاحظات
۱	سایت نیروگاه اتمی	۹۵۷	مرداد ۱۳۹۱	
۲	شهرک مروارید	۲۲۶۰	مرداد ۱۳۹۱	
۳	کمپ روس‌ها	۱۴۲۴	مرداد ۱۳۹۱	
۴	کمپ صدف	۴۹۷	دی ۱۳۹۱	
۵	بندرگاه	۶۰۹	شهریور ۱۳۹۱	
۶	شهرک هلیله	۵۶۱	مرداد ۱۳۹۱	
۷	عالی‌شهر	۲۸۶۴	متوسط مصرف ۱۳۹۱	
۸	چندک	۲۴۱۹	متوسط مصرف ۱۳۹۱	
۷	شهر بوشهر	۴۵۲۰۰	متوسط مصرف ۱۳۹۱	
۸	استان بوشهر (مرجع)	(۱۹۰۰۰۰) ۱۴۳۰۰۰	متوسط مصرف ۱۳۹۱	

جدول ۲- اطلاعات جمع‌آوری شده درباره میزان مصارف آب منطقه بوشهر و شهرک‌ها با رعایت اولویت نزدیکی به ساختگاه نیروگاه بوشهر [۳]

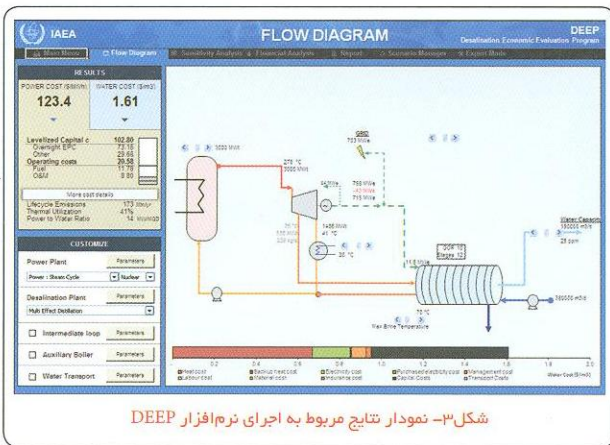
Design and Performance Characteristics	Value
<b>Main parameters of the secondary side:</b>	
Main steam design pressure / Live steam pressure Mpa	6/72
Main steam design temperature / Live steam temperature , °C	279
Steam temperature before LPC/Reheated steam temperature, °C	240/0
<b>Other parameters:</b>	
Condenser design pressure/Feedwater discharge pressure	
(at cooling water temperature +28 °C), kPa	7/22
Expected feed water temperature/Final feedwater temperature , °C	220
BNPP Thermal power, MWt	3000
Main condenser pump pressure head, Bar	1/1
Condenser outlet temperature, °C	40/4
Turbine generator efficiency	98/71

جدول ۱- برخی از پارامترهای اصلی استفاده شده در اجرای نرم‌افزارهای DEEP و DE-TOP

## ۲- فرضیات

در مراحل اجرای نرم افزارهای DEEP و DE-TOP فرض‌هایی به این شرح رعایت شده‌اند:

- تأخیرات زمانی طولانی که در روند ساخت و بهره‌برداری نیروگاه بوشهر اتفاق افتاده، تا حدود زیادی لحاظ نشده‌اند؛
- نرخ‌های تورم و تنزیل با توجه به شرایط اقتصادی ناپایدار در کشور و فقدان مرجع قابل‌اتکا و شرایط خاص پروژه‌های صنعتی، به‌طورمشورتی با کارشناسان برنامه‌ریزی و اقتصادی استخراج شده است [۴]؛
- در اجرای نرم افزارهای DEEP و DE-TOP شرایط نیروگاه از لحاظ بهره‌برداری، شرایط عادی و بر اساس قدرت ۱۰۰ درصد در نظر گرفته شده و شرایط گذرا و حادثه در اجرای آنها مطرح نیست [۲]؛
- به لحاظ در دسترس بودن فناوری طراحی و ساخت سیستم‌های آب‌شیرین‌کن حرارتی MED<sup>۲</sup> در کشور، سیستم شیرین‌سازی آب از نوع MED در نظر گرفته شده است [۱]؛



است. به لحاظ مصرف فعلی استان بوشهر  $1443 \text{ m}^3/\text{day}$  هزار و برآورد رشد سالانه شش درصدی، برای پنج سال آینده، ظرفیت آب شیرین مورد نیاز استان  $190 \text{ m}^3/\text{day}$  هزار برآورد شده است [۳]؛

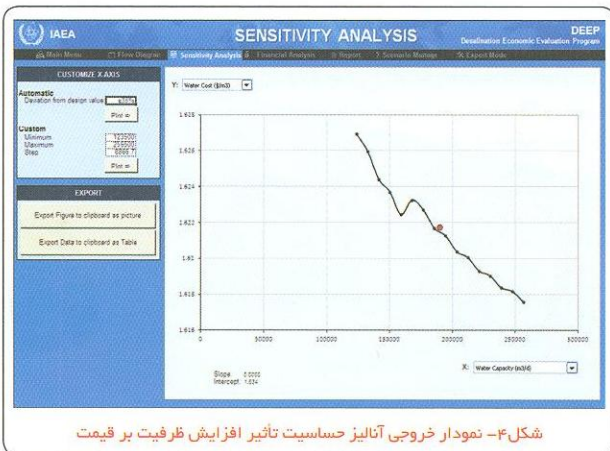
- بر اساس مطالعات آزمایشگاهی روی آب خلیج فارس این آب معادل  $45 \text{ mg/L}$  هزارمیلی گرم در لیتر است [۶]؛
- به‌طورمیانگین هر دلار آمریکا معادل  $3000$  ریال در نظر گرفته شده است؛

برخی از مهم‌ترین پارامترهای استفاده‌شده در اجرای این دو نرم افزار در جدول ۱ و شکل ۲ آمده است [۷].

## ۳- نتایج اجرای نرم افزارهای DEEP و DE-TOP

با توجه به نتایج اجرای نرم افزار DEEP که در شکل ۳ آمده است، قیمت هر مترمکعب آب حدود  $116$  دلار، به‌طورخالص (بدون در نظر گرفتن مدار میانی و هزینه حمل‌ونقل) به‌دست می‌آید که هزینهٔ ریالی آن معادل  $48000$  ریال خواهد بود. در نهایت قیمت هر لیتر آب خروجی از سیستم شیرین‌سازی آب معادل  $48$  ریال است. لازم به ذکر است این هزینه، هزینهٔ ساخت به مدت  $5$  ماه، بهره‌برداری، تعمیرات و نگهداری برای  $20$  سال یک سیستم آب‌شیرین‌کن با ظرفیت  $190$  هزار مترمکعب آب است [۴ و ۳].

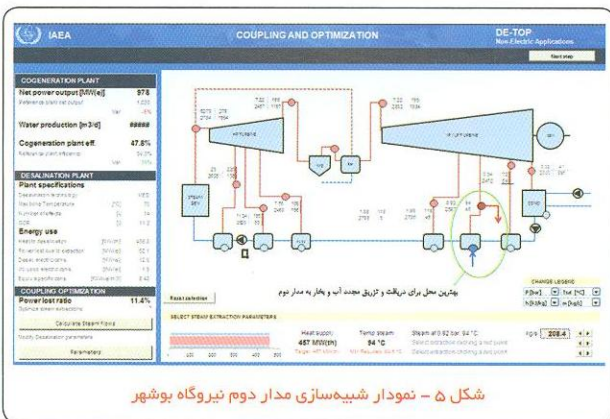
پس از آنالیز حساسیت با استفاده از نرم افزار DEEP مطابق شکل ۴، به‌روشنی می‌توان مشاهده کرد در صورت افزایش ظرفیت تولید آب به  $270$  هزار مترمکعب در روز، در قیمت واحد آب تغییر چندانی مشاهده نخواهد شد و مقدار عددی دلار در حد یک صدم تغییر خواهد داشت.



نرم افزار DE-TOP چهار مرحلهٔ ورودی اطلاعات و اجرا دارد که پس از اجرای همهٔ این مراحل همان‌طور که در شکل ۵ مشاهده می‌شود، این نرم افزار نمودار مدار دوم نیروگاه بوشهر را به آن صورت شبیه‌سازی می‌کند و ارائه می‌دهد.

در قسمت پایین نمودار، الزاماتی برای انتخاب محل ورودی آب و بخار از مدار دوم به تأسیسات شیرین‌سازی آب محاسبه و بیان می‌شود که بر اساس این الزامات، باید محل ورودی آب و بخار بر نمودار مشخص شود. خروجی محاسبه‌شده که در شکل قابل مشاهده است، حداقل دمای مورد نیاز برای ورود آب و بخار به سیستم آب‌شیرین را  $80/5$  درجه سانتی‌گراد مشخص می‌کند که این حداقل دما با دریافت بخار از زیرکش سوم توربین فشار ضعیف (شکل ۵) برآورده خواهد شد.

برای ایجاد حداقل اتلاف و هدرفت انرژی حرارتی در نیروگاه و به‌خصوص مدار دوم، خروجی آب و بخار تأسیسات شیرین‌سازی آب باید به نزدیک‌ترین پیش‌گرم‌کننده تزریق شود [۲ و ۳].



## منابع و مراجع

- ۱- ادیب فراکبر، مبنای و روش‌های شیرین‌سازی آب، آذر ۱۳۸۹؛
- ۲- شرکت بهره‌برداری نیروگاه اتمی بوشهر، گزارش خلاصه وضعیت عملکرد واحد اول نیروگاه اتمی بوشهر، دی ۱۳۹۱؛
- ۳- اطلاعات جمع‌آوری شده از سازمان آب و فاضلاب منطقه بوشهر و بخش آب‌رسانی نیروگاه اتمی بوشهر، اسفند ۱۳۹۱؛
- ۴- اطلاعات اخذشده دربارهٔ نرخ‌های اقتصادی رسمی و قیمت سوخت و تغییرات آنها؛
- ۵- قرارداد تأمین سوخت نیروگاه اتمی بوشهر؛
- 6- INCO-Physical baseline measurements and analysis in adjacent Waters of the Bushehr Nuclear Power Plant- 1388;
- 7- FSAR-Chapter 10-part 1;
- 8- International Atomic Energy Agency, VIENNA, 2000-Technical Report Series No. 400.
- 9- International Atomic Energy Agency, VIENNA, 2006-Computer Manual Series No. 19.

## ۴- نتیجه‌گیری

با اتصال سیستم شیرین‌سازی آب از نوع MED با ظرفیت تولید  $190$  هزار مترمکعب در روز (برای استان بوشهر) به زیرکش سوم توربین فشار پایین و دریافت آب شور خلیج فارس با  $45000$  ppm TDS، می‌توان آب شیرین با  $5 \text{ mg/L}$  میلی‌گرم در لیتر به قیمت هر لیتر  $48$  ریال تولید کرد.

لازم به ذکر است بر اساس محاسبات با نرم افزار DE-TOP، میزان افت قدرت الکتریکی نیروگاه اتمی بوشهر با تولید این میزان آب شیرین، معادل  $1/4$  درصد خواهد بود. ۱۴۲

1. Desalination Economic Evaluation Program
2. Desalination Thermodynamic Optimization Program
3. Multi Effect Desalination