



چکیده

در این پایان نامه تعیین درجه خلوص آب سنگین با استفاده از شبیه سازی یک کند کننده وهم خط ساز نوترون توسط کد MCNP 4C و واکنش $H_1(n,\gamma)H_2^2$ صورت گرفته است. به این منظور ابتدا اقدام به شبیه سازی یک کند کننده وهم خط ساز نوترون با چشمی Am-Be نموده ایم. این کند کننده نقش بسیار مهمی در تولید نوترون های حرارتی دارد. هر چه انرژی نوترون حرارتی بیشتر باشد سطح مقطع جذب نوترون کمتر است. یک کند کننده نوترون علاوه بر تولید نوترونهای حرارتی باید دارای دز مجاز برای کارکنان باشد. با استفاده از کد محاسباتی MCNP 4C ابتدا ابعاد بهینه، ضخامت حفاظت برای پرتو های گاما، ضخامت مواد جاذب نوترون، فاصله چشمی تا ته حفره خروجی رابرای کند کننده وهم خط ساز محاسبه نموده ایم. بعد از این شبیه سازی و تجزیه و تحلیل، نهایتاً کند کننده به شکل مکعب پارافینی به ابعاد $50 \times 50 \times 50\text{cm}^3$ ، ضخامت ماده جذب کننده نوترون (اسید بوریک) 5cm، ضخامت ماده حفاظی (سرب) 10cm، فاصله چشمی تا ته حفره 3cm تعیین گردید. بعد از شبیه سازی این کند کننده 5 نمونه ظرف حاوی آب سنگین را هر کدام به مدت 6 ساعت در برابر شار نوترون حرارتی قرار داده و طیف گاما و شمارش گاما در بازه انرژی (2/23MeV) برای هر نمونه با درجه خلوص متفاوت اندازه گیری گردید. ضریب همبستگی بین شمارش گاما ها و درجه خلوص های متفاوت آب سنگین محاسبه شده است. با استفاده از این منحنی خطی می توان مقدار H^2 را در نمونه های مجھول تعیین کرد.

مقدمه

از تجزیه و تحلیل بیناب گامای آنی ناشی از گیر اندازی نوترون می‌توان برای تعیین مقدار نوع ایزوتوپهای موجود در یک نمونه استفاده کرد.

در این روش واکنش در کنار آشکارساز گاما (HPGe) انجام می‌شود گاماهای آنی ثبت می‌گردد. آب سنگین یکی از مواردی است که از طریق بیناب گاماهایی که ناشی از گیر اندازی نوترون می‌باشند می‌توان درجه خلوص آنرا تعیین کرد. آب سنگین ترکیبی است که در مولکول آن بجای هیدروژن معمولی ایزوتوپ سنگینتر آن یعنی دتریم قرار گرفته است. هیدروژن با جذب نوترون تبدیل به دوترون می‌گردد و گامایی با انرژی ($2/23\text{MeV}$) تولید می‌کند.

آب سنگین با فرمول (D_2O) یک کند کننده و خنک کننده خوب برای راکتورهای (CANDU)^۱ می‌باشد. احتمال جذب نوترون توسط آب سنگین کمتر از آب معمولی است به همین دلیل در راکتورهای با ساخت اورانیوم طبیعی از آب سنگین به عنوان کند کننده و خنک کننده استفاده می‌شود. وظیفه خنک کننده راکتور، برداشت حرارت تولید شده در راکتور است. درجه خلوص آب سنگین تاثیر بسیار زیادی در برخانی شدن راکتور با ابعاد کوچکتر دارد. روش‌های متداول و مرسومی برای اندازه گرفتن میزان درجه خلوص آب سنگین وجود دارد. در این طرح ما با استفاده از روش شبیه سازی کد MCNP 4C^۲ اقدام به طراحی یک کند کننده و هم خط ساز چشمی Am-Be نموده و نمونه‌ی آب‌ها تحت بمباران نوترون حرارتی قرار گرفته و گاماهای هر نمونه از آب را با درجه خلوص متفاوت شمارش کرده ایم.

فهرست ها

فصل اول: مقدمه

۱ ۱-۱ جداسازی ایزوتوپ
۱ ۱-۲ دتریم
۱ ۱-۳ منابع دتریم
۲ ۱-۴ آب سنگین
۲ ۱-۴-۱ خواص فیزیکی آب سنگین
۳ ۱-۴-۲ خواص شیمیائی آب سنگین
۳ ۱-۴-۳ خواص کوانتموی آب سنگین
۴ ۱-۵ فرآیندها و دستگاههای تولید آب سنگین
۶ ۱-۵-۱ تقطیر
۹ ۱-۵-۲ تبادل تک دمایی
۹ ۱-۵-۳ تبادل تک دمایی بین آب و سولفید هیدروژن
۱۰ ۱-۵-۴ تبادل دودمایی بین آب و سولفید هیدروژن
۱۲ ۱-۶ کاربرد آب سنگین
۱۴ ۱-۷ مروری روشهایی که در تعیین درجه خلوص آب سنگین صورت گرفته است
۱۴ ۱-۷-۱ اندازه گیری جویباری از میزان تراکم آب سنگین با استفاده از کندسازی نوترonehای میانی

۱۸	$^2\text{H}(\text{n}, \alpha) ^1\text{H}$ استفاده از واکنش هسته‌ای D_2O میران ۷-۲-۲ اندازه گیری
۲۱	۱-۳-۷ استفاده از تبدیلات فوریه برای تعیین درجه خلوص آب سنگین

فصل دوم: واکنش‌های هسته‌ای

۲۵	۲-۱ واکنش‌های هسته‌ای
۲۵	۲-۱-۱ واکنش هسته مركب
۲۷	۲-۱-۲ واکنش‌های مستقيم
۲۸	۲-۱-۳ واکنش‌های تشديدي
۲۸	۴-۱-۲ گير اندازى تابشى
۲۹	۵-۱-۲ واکنش Break-up
۲۹	۶-۱-۲ واکنش nouck-out
۳۰	۲-۲ سطح مقطع
۳۲	۲-۲-۱ سطح مقطع جذب
۳۳	۲-۳ واکنش‌های نوتروني
۳۴	۳-۲-۱ پراکندگي
۳۵	۳-۲-۱-۱ پراکندگي کشسان(n,n)

۳۶ ۲-۱-۳-۲ پراکندگی ناکشسان (n, n')
۳۶ ۲-۳-۲ جذب نوترون
۳۷ ۱-۲-۳-۲ گیر اندازی پر توزا (n, γ)
۳۸ ۲-۲-۳-۲ گیر اندازی با گسیل ذره باردار
۳۸ ۴-۲ چشمeh های نوترون
۳۸ ۴-۲ چشمeh های رادیواکتیو (n, α)
۳۸ ۱-۱-۴-۲ چشمeh های آمرسیوم-بریلیوم (Am-Be)
۳۹ ۲-۴-۲ راکتورهای هسته ای
۴۰ ۳-۴-۲ شتابدهنده های یون و الکترون
۴۰ ۴-۴-۲ چشمeh های رادیواکتیو (γ, n)
۴۰ ۵-۲ تجزیه و تحلیل طیف های گاما حاصل از واکنش های هسته ای
۴۲ ۲-۵-۱ مزایا و معایب روش فعالسازی با نوترون
۴۲ ۲-۵-۱-۱ مزایا آنالیز به روش فعالسازی نوترون
۴۲ ۲-۱-۵-۲ معایب آنالیز به روش فعالسازی نوترون
۴۳ ۲-۵-۲ آنالیز به طریق فعالسازی نوترونی به وسیله اندازه گیری پرتوی گامای تاخیری

۴۴ آنالیز مواد به کمک شمارش گامای آنی تولید شده در فعالسازی نوترون ۲-۳
۴۵ کندکننده های نوترون ۲-۶
۴۵ ۱-۶ کاهش لگاریتم انرژی (G) ۲-۶
۴۷ ۲-۶ قدرت کند کننده ماکروسکوپی ۲-۶
۴۷ ۳-۶ نسبت کند کننده ۲-۶

فصل سوم: دز سنجی

۵۳ ۱-۳ آشکارساز
۵۳ ۲-۳ انواع آشکار ساز پرتو گاما
۵۳ ۳-۲ آشکارسازهای سوسوزن
۵۴ ۲-۲-۳ عملکرد شمارنده سوسوزن
۵۴ ۳-۲-۳ انواع مختلف سوسوزن ها
۵۴ ۳-۳ آشکارسازهای نیمه رسانا (نیمه هادی)
۵۵ ۱-۳-۳ آشکارسازهای ژرمانیومی
۵۶ ۳-۴ اجزاء تشکیل دهنده آشکار ساز ژرمانیومی
۵۸ ۳-۵ الکترونیک استفاده شده در آشکار سازهای ژرمانیومی

۶۱ ۶-۳ مهمترین برتری های آشکارسازهای نیمه رسانا
۶۱ ۷-۳ معرفی آشکارساز مورد استفاده
۶۳ ۸-۳ فیزیک بهداشت
۶۳ ۸-۱ یونش
۶۴ ۸-۲ یکاهای تابش
۶۶ ۸-۳ اثرات زیست شناختی تابش
۶۸ ۸-۴ دز سنجی
۷۱ ۸-۵ حدود پرتوگیری
۷۳ ۸-۶ استانداردهای پرتوگیری
۷۴ ۸-۷ حفاظ سازی

فصل چهارم : طراحی کند کننده وهم خط سازبا چشمۀ آمرسیوم-

با استفاده از شبیه سازی به روش مونت کارلو

MCNP 4C

۷۶ ۴-۱ تاریخچه مونت کارلو
۷۷ ۴-۲ ویژگی مونت کارلو

79MCNP 4C 4-۳-نحوه شبیه سازی یک مسأله و دستورات مورد نیاز توسط کد
804-۱-اجرای برنامه
814-۲-۳- تعریف کارت در MCNP
824-۳-۳- فایل ورودی یا INP FIL
824-۱-۳-۳- هندسه مسأله
844-۱-۱-۳-۳- کارت تعریف سلول
854-۲-۱-۳-۳- کارت تعریف سطوح
854-۲-۳-۳-۴ انتخاب MODE
864-۳-۳-۳- کارت تعریف چشم و مشخصات آن
884-۳-۳-۴ تالی ها
894-۵-۳-۳- کارت تقسیم بندی انرژی خروجی
904-۶-۳-۳- کارت تعریف اهمیت سلول
914-۷-۳-۳- کارت تعریف مواد
914-۸-۳-۳- تعیین زمان اجرای برنامه (CTME) یا تعداد ذرات شرکت کننده در پرتو دهنده (NPS)
924-۴- شبیه سازی کند کننده و هم خط ساز چشم آمرسیوم - بریلیوم (Am-Be) توسط کد Mcnp 4C
924-۱-۴- شبیه سازی چشم آمرسیوم-بریلیوم توسط کد Mcnp 4c
964-۵- شبیه سازی کند کننده خطی چشم آمرسیوم-بریلیوم

۹۶	۴-۵-۱-اماده کند کننده
۹۷	۴-۵-۲-اماده حفاظ برای کند کننده وهم خط ساز
۹۸	۴-۵-۳-جداره کند کننده وهم خط ساز
۹۹	۴-۵-۴-ابعاد کند کننده وهم خط ساز
۹۹	۴-۵-۵-تعیین فاصله چشمی تا ته حفره
101	4-6-چیدمان تعیین درجه خلوص آب سنگین با استفاده از واکنش هسته ای $H_1^1(n,\gamma)H_1^2$ توسط MCNP کد 4C

فصل پنجم : نتایج و آنالیز دادها

۱۰۴	۱-۵-طیف نگاری
۱۰۴	۱-۱-۱-طیف انرژی
۱۰۵	۱-۱-۲-طیف انتگرالی
۱۰۵	۲-۵-اصول محاسبه سطح خالص زیر پیک
۱۰۸	۳-۵-بازده آشکارساز (ϵ)
۱۰۸	۴-۵-کالیبراسیون انرژی
۱۱۱	۵-۵-کالیبراسیون بازدهی

۱۱۲ ۶-۵ عوامل مؤثر در بازدهی آشکار ساز ژرمانیومی
۱۱۲ ۷-۵ بازدهی آشکار ساز بصورت تابعی از انرژی
۱۱۳ ۸-۵ روش های اندازه گیری بازدهی آشکارسازی ژرمانیومی
۱۱۳ ۹-۵ ضریب همبستگی
۱۱۵ ۱۰-۵ نتایج حاصل از تعیین پارامتر های لازم برای ساخت کند کننده
۱۱۵ ۱۰-۵ ۱- نتایج حاصل از اندازه گیری های متفاوت برای ابعاد کند کننده
۱۱۹ ۱۰-۵ ۲- نتایج حاصل از اندازه گیری های متفاوت برای ضخامت اسید بوریک
۱۲۰ ۱۰-۵ ۳- نتایج حاصل از اندازه گیری های متفاوت برای ضخامت سرب
۱۲۳ ۱۰-۵ ۴- نتایج حاصل از اندازه گیری های متفاوت برای فاصله چشمی تا امتداد حفره خروجی
۱۲۷ ۱۰-۵ ۵- نتیجه بهینه پارامترهای بدست آمده برای کند کننده وهم خط ساز نوترون
۱۲۷ ۱۰-۵ ۶- نتایج حاصل از نمونه گذاری آب سنگین در برابر شار نوترون حرارتی
۱۲۸ ۱۰-۵ ۱-۶- طیف نگاری نمونه های آب سنگین بدرجه خلوص متفاوت در برابر شار نوترون حرارتی
۱۳۱ ۱۰-۵ ۱-۶-۱- ضریب همبستگی بین درجه خلوص های متفاوت آب سنگین و گاماهاای شمارش شده
۱۳۲ ۱۰-۵ ۱-۱- نتیجه گیری

پیوست الف : برنامه نوشته شده توسط کد MCNP 4C برای شبیه سازی کند کننده

پیوست ب : محاسبه قدرت کند کنندگی و نسبت کند کنندگی برای پارافین (C₂₅H₅₂)

پیوست ج : هندسه خروجی برنامه MCNP 4C برای شبیه سازی کند کننده و هم خط ساز

فصل اول

مقدمه

آب سنگین ترکیبی است که در مولکول آن به جای هیدروژن معمولی ایزوتوپ سنگینتر آن یعنی دتریم قرار گرفته است. خواص فیزیکی و شیمیائی این آب با آب سبک متفاوت است. از آب سنگین در راکتورها به عنوان کند کننده و خنک کننده استفاده می‌شود.

روشهای متداول و مرسومی برای اندازه گرفتن میزان درجه خلوص آب سنگین وجود دارد که در این فصل به طور اجمالی به مطالعه روش‌های تعیین درجه خلوص آب سنگین پرداخته می‌شود.

فصل اول : مقدمه

1-1 جداسازی ایزوتوب ها

برای تعیین جرم ایزوتوبها و فراوانی نسبی آنها در یک عنصر باید بتوا نیم ایزوتوبها را به کمک جرمشان از یکدیگر جدا کنیم. اگر مقصود فقط جداسازی ایزوتوبها از یکدیگر باشد به دستگاههایی با حساسیت فوق العاده زیاد نیاز نیست. اختلاف جرم ایزوتوبهای مجاور در هسته های متوسط در حدود ۱٪ است. برای اندازه گیری جرم با مرتبه دقت $^{10^{-6}}$ به دستگاه های پیچیده تری که طیف سنج جرمی نامیده می شوند نیاز داریم. ایزوتوبهای جدا شده نه تنها در فیزیک هسته ای بلکه در زمینه های دیگری مانند شیمی با زیست شناسی نیز کاربرد دارد.

1-2 دتریم H_2

گونه ای از ایزوتوب پایدار هیدروژن می باشد که هسته آن دارای ۱ پروتون و ۱ نوترون است و به آن هیدروژن سنگین نیز اطلاق می شود. این ایزوتوب به هنگام تشکیل گاما می بازد (2/23MeV) ساطع می کند. فراوانی ایزوتوبی آن در طبیعت نسبت ۱ به 6400 از اتمهای هیدروژن است [۱].

1-3 منابع دتریم

بهترین منبع دتریم آب طبیعی است. نفت خام و گاز طبیعی نیز از دیگر منابع دتریم می باشنداما هیچ روش اقتصادی برای استخراج مستقیم دتریم از نفت خام و گاز طبیعی وجود ندارد. برای این کار ابتدا باید این مواد از طریق فرایندهای شیمیائی به مواد دیگر تبدیل شوند. از هیدروژن صنعتی و گاز سنتزی آمونیاک تولید شده از طریق تبدیل شیمیائی گاز طبیعی و نفت خام می توان به عنوان منابع دتریم استفاده کرد اما مقدار آب سنگینی که از این منابع صنعتی به دست می آید در مقایسه با نیاز راکتورها بسیار کم است. یک دستگاه بزرگ تولید کننده ۱۰۰۰ تن آمونیاک سنتزی در روز فقط حدود ۷/۵ تن آب سنگین در سال تولید می کند که این مقدار در مقایسه با 500 تن آب سنگین که یک نیروگاه هسته ای آب سنگین با قدرت (MWe)^{۶۰۰} برای شارژ اولیه نیاز دارد بسیار کم است [۱].

بر خلاف سایر عناصر، فراوانی ترکیب های هیدروژن از نظر منابع مختلف به خصوص آب در طبیعت بسیار زیاد می باشد. این مسئله باعث شده است تا در کشور های مختلف از آب موجود در طبیعت برای تولید آب سنگین استفاده کنند. به علت تغییراتی که هنگام تبخیر آب در سطح زمین یا دریا و هنگام چگالیده شدن آب از هوا رخ می دهد مقدار دتریم موجود در آب طبیعی بسته به مکان و زمان متغیر است. مقدار دتریم آب طبیعی در مناطق مختلف نسبت به

فصل اول : مقدمه

نمونه های آب استاندارد توسط تعدادی از محققین تعیین شده است. برخی از این مقادیر در جدول (۱-۱) آمده است [۱].

۱-۴ آب سنگین

آب سنگین با فرمول (D_2O) بر خلاف آب معمولی (H_2O) به جای هیدروژن سبک ایزوتوپ سنگینتر آن به نام دتریم 2H جایگزین شده است. به آب سنگین واژه اکسید هیدروژن سنگین نیز اطلاق می شود. اگر در اکسید هیدروژن تنها یکی از اتمهای هیدروژن با ایزوتوپ دتریم جایگزین شود (HDO) تولید شده که به آن آب نیمه سنگین گفته می شود [۱]. آبی که حاوی ۵۰ درصد آب سبک و آب سنگین باشد در موازن شیمیائی در حدود ۵۰ درصد آب (HDO) و ۲۵ درصد (H_2O) و ۲۵ درصد (D_2O) خواهد بود [۱].

جدول (۱-۱) حجم دتریم آب طبیعی نسبت به نمونه های آب استاندارد [۶]

اتم دتریم ppm	اختلاف درصد با استاندارد	استاندارد شامل	اتم دتریم ppm	اختلاف درصد با استاندارد	استاندارد شامل ^۱
148/3	-5/3	رودخانه نیاگارا	156/0	5/41	اقیانوس اطلس در استوا
158/8	1/42	دریای سرخ	148/5	0/39	رودخانه می سی سی پی
163/2	4/22	رودنیل، سودان	151/6	2/42	سواحل غربی گرینلند

۱-۴-۱ خواص فیزیکی آب سنگین

آب سنگین ماده ای بی رنگ، بی بو است که از لحاظ خواص فیزیکی تفاوت های با آب معمولی دارد. یکی از این تفاوت ها چگالی بیشتر آب سنگین نسبت به آب سبک می باشد. با توجه به جانشینی D به جای H در آب سنگین، انرژی پیوندی اکسیژن - هیدروژن در آب تغییر می کند. [۲].

فصل اول : مقدمه

۱-۴-۲ خواص شیمیائی آب سنگین

یکی از تفاوت ها آب سنگین نسبت به آب سبک جرم مولکولی آن است. جرم مولکولی آب سنگین ۲۰ و جرم مولکولی آب سبک ۱۸ می باشد.

آب سنگین به علت بیشتر بودن جرم مولی در دمای بالاتر از آب معمولی می جوشد. با کنترل گرما در نقطه چوش آب معمولی، آب سبک تبدیل به بخار شده و از آب سنگین جدا می شود. درجه چوش D_2O تنها $0/7C^0$ (سانتیگراد) با آب سبک تفاوت دارد. در جدول (۱-۲) برخی ازویژگی های آب سنگین و آب سبک درج شده است [۲].

۱-۴-۳ خواص کوانتمومی آب سنگین

بر پایه تحقیقات انجام شده خواص کوانتمومی آب سنگین و آب سبک متفاوت بوده و به شرح زیر می باشند :

۱- زنجیره مولکولی OH در H_2O بزرگتر از زنجیره مولکولی OD در D_2O بوده و طول پیوند $0/03 A^0 OH$ بیشتر از طول پیوند در OD است.

۲- نوار بین مولکولی که متصل کننده دو مولکول جدا از هم می باشد در H_2O نسبت به D_2O نوار بین مولکولی که متصل کننده دو مولکول جدا از هم می باشد در D_2O نسبت به OD کوتاهتر بوده و همچنین پیک جذبی مادون قرمز OH در H_2O نسبت به OD در D_2O متقارنتر است. اگر چه فاصله بین اتم های هیدروژن در مولکول های همسایه در O تنها $0/03A^0$ نسبت به D_2O بلندتر است اما تعداد نوارهای هیدروژن در هر مولکول آب در H_2O نسبت به D_2O کمتر می باشد. تفاوت ساختاری این دو ناشی از پهن بودن ساختار H_2O و باریک بودن ساختار D_2O است [۳].

جدول (۱-۲) ویژگی های آب سنگین و آب سبک [۴]

نوع آب	دماهی جوش (C^0)	دماهی انجماد (C^0)	چگالی (g/cm^3)	چگالی (g/cm^3)	چگالی (g/cm^3)
آب سنگین (D_2O)	101/42	3/8	1/104	1/104	1/105
آب سبک (H_2O)	100	0	0/999	0/999	0/998
(D ₂ O)			1/017		
(H ₂ O)			0/982		

فصل اول : مقدمه

۱-۵ فرآیندها و دستگاههای تولید آب سنگین

تقریباً تمام دستگاه های تولید دتریم به شکل آب سنگین با توان تولید یک تن در سال یا بیشتر در جدول (۱ - ۳) لیست شده است.

نظر های کلی زیر در مورد این دستگاهها و فرآیندهای ممکن طرح می شود :

۱- دستگاه هائی که برای تغليظ اوليه با استفاده از تقطير (WD)^۱ و یا روش دو دمائی آب و سولفید هيدروژن استفاده می کنند تنها تولیدشان آب سنگین است.

۲- سایر دستگاه ها که برای تغليظ اوليه از الکترولیز آب (WE)^۲، تبادل سولفید- هيدروژن (SH)^۳، تقطير گاز سنتری (SD)^۴ تقطير هيدروژن (HD)^۵، از دستگاه سنتر آمونیاک استفاده می کنند، آب سنگین محصول فرعی این دستگاه ها به شمار می آید.

۳- مقدار نسبی غليظ سازی برای هر کدام از روش های تغليظ اوليه از سال ۱۹۷۵ به بعد چنین گزارش شده است [۵].

فرآيند سولفید هيدروژن - آب ۹۰ درصد.

الکترولیز آب و تبادل بخار - هيدروژن ، ۶ درصد.

قططير هيدروژن و گاز سنتری ، ۲ درصد.

تبادل هيدروژن - آمونياک ، ۱ درصد.

قططير آب ۰/۳ درصد [۵].

کوچکترین جزء دستگاه جداسازی ايزوتوب ها که حاصلش مقداری جداسازی باشد واحد جدا سازی نامیده می گردد. یک سینی در ستون تقطير و یا یک سلول الکترولیتی هر کدام یک واحد جدا سازی می باشند. گروهی از واحدهای جدا سازی که به صورت موازی با هم در ارتباطند و با ترکیب یکسان تغذیه می گردند و محصولی با ترکیب یکسان تولید می کنند به عنوان یک مرحله شناخته می شوند. در بعضی موارد از یک واحد به عنوان یک مرحله نیز استفاده می گردد مانند یک سینی در یک ستون سینی حبابی. در برخی از روش های جدا سازی، واحد ها دارای ظرفیت کمی هستند و لازم است که از تعدادی واحد به صورت موازی استفاده شود [۵].

هنگامی که درجه جدا شدگی درطی یک مرحله کمتر از درجه جدا شدگی مطلوب باشد اتصال مراحل به صورت سری می باشد. به گروهی از مراحل که به صورت سری با هم مرتبط باشند یک آبشار^۶ گفته می شود مانند یک ستون کامل تقطير [۵]

-
- 1- Water Distilation
 - 2- Water Electroliz
 - 3-Sulfide Hidrogen
 - 4 - Sulfide Distilation
 - 5 -Hidrogen Distilation
 - 6- Cas cascade

فصل اول : مقدمه

جدول (۱-۳) تمام دستگاه های تولید دتریم به شکل آب سنگین با توان تولید یک تن در سال یا بیشتر [۵].

Site, country	Designer, owner†	Start, shutdown	Most recent capacity, MT/yr	Concentrati processes; primary, final‡
1. Rjukan & Glomfjord, Norway	Norsk Hydro, Norsk Hydro	1934, Oper.	12	WE + SH, WD
2. Morgantown, W.Va., United States	du Pont, Man. Dist.	1943, 1945	3	WD
3. Childersburg, Ala., United States	du Pont, Man. Dist.	1943, 1945	5	WE
4. Dana, Ind., United States	du Pont, Man. Dist.	1943, 1945	8	WD, WE
5. Trail, B.C., Canada	Man. Dist., Cominco	1944, 1956	6	WE + SH, WE
6. Dana, Ind., United States	du Pont, U.S. AEC	1952, 1958	490	GS, WD, WE
7. Savannah River, S.C., United States	du Pont, U.S. DOE	1952, Oper.	Originally 480, reduced to 69	GS, WD
8. Hoechst, Germany	Linde, Farbwerke Hoechst	1953, 1960	6	SD, HD
9. Toulouse, France	Air Liquide, ONIA	1958, 1960	2	SD, FD
10. Domat Ems, Switzerland	Sulzer, Emser Werke	1960, 1967	2	WE + HL, WD
11. Nangal, India	Linde, DAE	1962, Oper.	14	WE, HD
12. Mazingarbe, France	Sulzer- Air-Liquide, SCC	1968 1972	26	AH1
13. Port Hawkesbury, Canada	Lummus, AECL	1973, Oper.	+60	AD GS, WD
14. Bruce A, Canada	Lummus, Ont. Hydro	1973, Oper.	800	GS, WD
15. Glace Bay, Canada	Canatom, AECL	1976, Oper.	400	GS, WD
16. Baroda, India	GELPRA, DAE	1979§	67	AH1, AH1
17. Kota, India	DAE, DAE	1980§	100	GS, WD
18. Tuticorin, India	GELPRA, DAE	1979§	71	AH1, AH1
19. Talcher, India	Uhde, DAE	1979§	63	AH2 WE
20. Bruce B, Canada	Lummus, Ont. Hydro	1979	800	GS WD
21. La Prade, Canada	Canatom, AECL	Planned	800	GS, WD
22. Bruce D, Canada	Lummus, Ont. Hydro	Planned	800	GS, WD