

تهیه و تولید صنعتی اسیدها و بازها

هدف‌های رفتاری: پس از پایان این فصل از هنرجو انتظار می‌رود که بتواند :

- تهیه‌ی صنعتی سولفوریک اسید و کاربرد آن را توضیح دهد.
- تهیه‌ی صنعتی آمونیاک و کاربرد آن را توضیح دهد.
- تهیه‌ی صنعتی نیتریک اسید و کاربرد آن را توضیح دهد.
- تهیه‌ی صنعتی سدیم هیدروکسید و کاربرد آن را توضیح دهد.
- تهیه‌ی صنعتی سدیم کربنات و کاربرد آن را توضیح دهد.
- تهیه‌ی صنعتی هیدروکلریک اسید و کاربرد آن را توضیح دهد.

۱-۳- مقدمه

در این فصل با فرآیند تولید چند ترکیب مهم مانند سولفوریک اسید، آمونیاک، نیتریک اسید، سدیم هیدروکسید، کلر، سدیم کربنات و هیدروکلریک اسید آشنا می‌شویم. این ترکیبات از تعداد محدودی مواد اولیه شامل هوا، گاز طبیعی، سنگ آهک، نمک طعام، گوگرد و آب به دست می‌آیند و بهنوبه‌ی خود در تهیه‌ی مواد شیمیایی و در بسیاری از شاخه‌های صنعت نیز کاربرد دارند که به آن‌ها اشاره می‌شود. در ضمن می‌توان دریافت که صنایع شیمیایی چگونه تکامل می‌یابند. عوامل اصلی که تأثیر زیادی بر توسعه‌ی صنایع شیمیایی دارند، کشف روش‌های جدید، یافتن مواد خام در دسترس و پیشرفت تکنولوژی می‌باشند. با پیشرفت تکنولوژی واحدهای بزرگی از صنایع شیمیایی احداث شده است که مواد جانبی حاصل از بعضی فرآیندهای آن‌ها به عنوان ماده‌ی اولیه در سایر فرآیندها مورد استفاده قرار می‌گیرد. کنترل چنین واحدهای تولیدی امری پیچیده است، بهویژه که باید به حفاظت محیط زیست از آلودگی نیز توجه شود. امروزه بهینه کردن کلیه‌ی شرایط تولید و ارتباط فرآیندها با هم فقط با استفاده از کامپیوتر امکان‌پذیر است.

۲-۳- تهیه‌ی صنعتی سولفوریک اسید

تهیه‌ی سولفوریک اسید به روش مجاورت^۱ از اوایل قرن بیستم متدال شد؛ اما در سال‌های اخیر، به دلیل مسائل مربوط به بحران انرژی و آلودگی‌های زیست محیطی، تغییراتی در جهت بهبود این روش انجام گرفته است. مراحل مختلف فرآیند جدید به شرح زیر است :

۱) تولید SO_2 : گوگرد مذاب را در دمای $95^{\circ} - 100^{\circ}\text{C}$ به درون یک کوره که هوای خشک در آن جریان دارد، می‌پاشند. درنتیجه گوگرد می‌سوزد و گوگرد دی اسید تشکیل می‌گردد.



گاز حاصل را تا دمای $42^\circ C$ سرد می‌کنند.

۲) تبدیل SO_2 به SO_3 : واکنش اکسایش SO_2 به قرار زیر است.

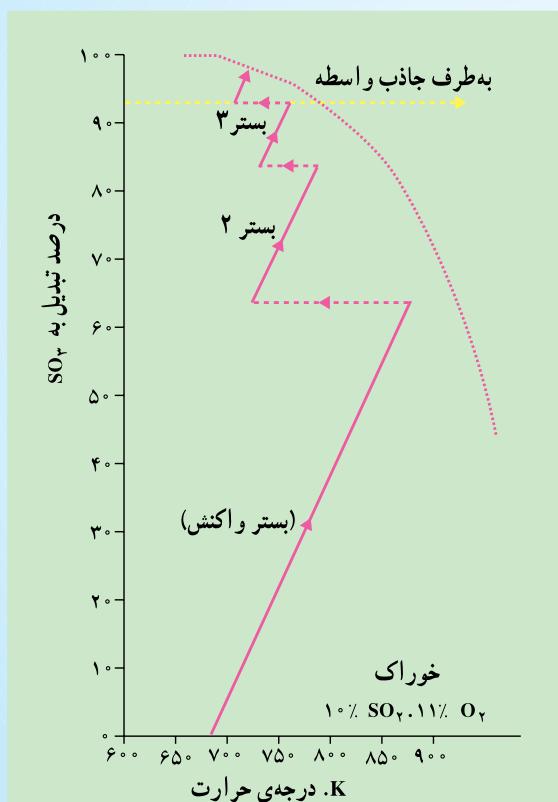


این واکنش گرماده بوده و با کاهش حجم همراه است. بنابراین افزایش فشار محیط و پایین آوردن دما، طبق اصل لوشاتلیه، تولید SO_3 را زیاد می‌کند. به همین دلیل برای افزایش سرعت واکنش، نمی‌توان دمای را از حد معینی بالاتر برد و لذا باید از کاتالیزگر برای بالابردن سرعت استفاده کرد. از این رو واکنش در مجاورت وانادیم پنتاکسید (V_2O_5) انجام می‌شود. برای این که راندمان تهییه SO_3 بالا باشد دمای بین $400^\circ C$ الی $600^\circ C$ مناسب است.

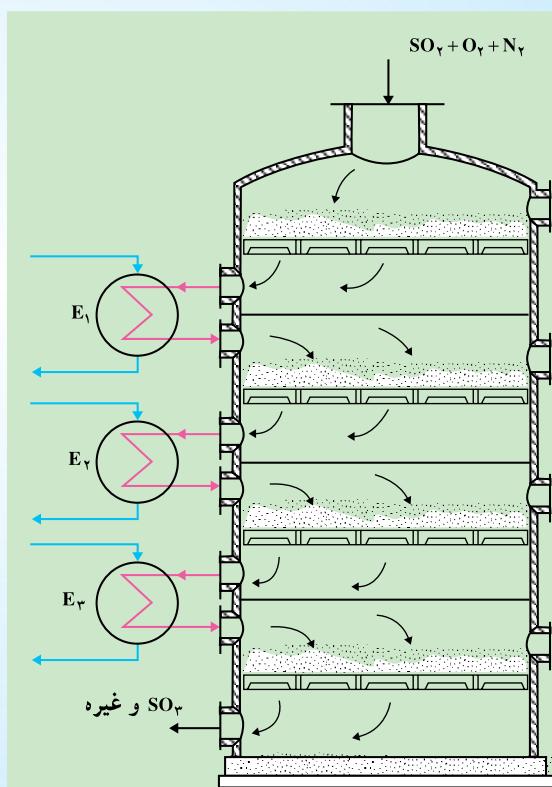
مطالعه‌ی آزاد



در تولید SO_3 ، دما باید بین $400^\circ C$ - $600^\circ C$ نگه داشته شود. این عمل به این صورت انجام می‌شود که مخلوط SO_2 و هوای روى چهار بستره کاتالیزگر عبور می‌کند به طوری که بعد از عبور از هر بستر توسط مبدل حرارتی خنک شده و بر بستر بعدی جريان می‌يابد. درصد تبدیل در هر مرحله در نمودار نشان داده شده است (شکل ۲-۳).



شکل ۲-۳-۲ نمودار درصد تبدیل SO_2 به SO_3



شکل ۱-۳-۳- تبدیل SO_2 به SO_3 در یک رآکتور چهار بستره

مخلوط پس از عبور از سه مرحله، حاوی ۹۵٪ SO_3 است. میزان SO_3 باقیمانده در این مرحله برای آزادشدن در هوا مناسب نیست زیرا بیش از استاندارد محیط زیست است. برای حل این مشکل یک برج جذب واسطه، پس از سه مرحله اولیه، برای جذب SO_3 به کار می‌رود. بنابراین گاز باقیمانده عاری از گوگرد تری اکسید، از روی بستر چهارم کاتالیزگر عبور می‌کند تا تقریباً تمامی آن به SO_3 تبدیل می‌شود و بدین ترتیب راندمان تبدیل SO_3 به SO_3 بالاتر از ۹۹/۵٪ خواهد بود.

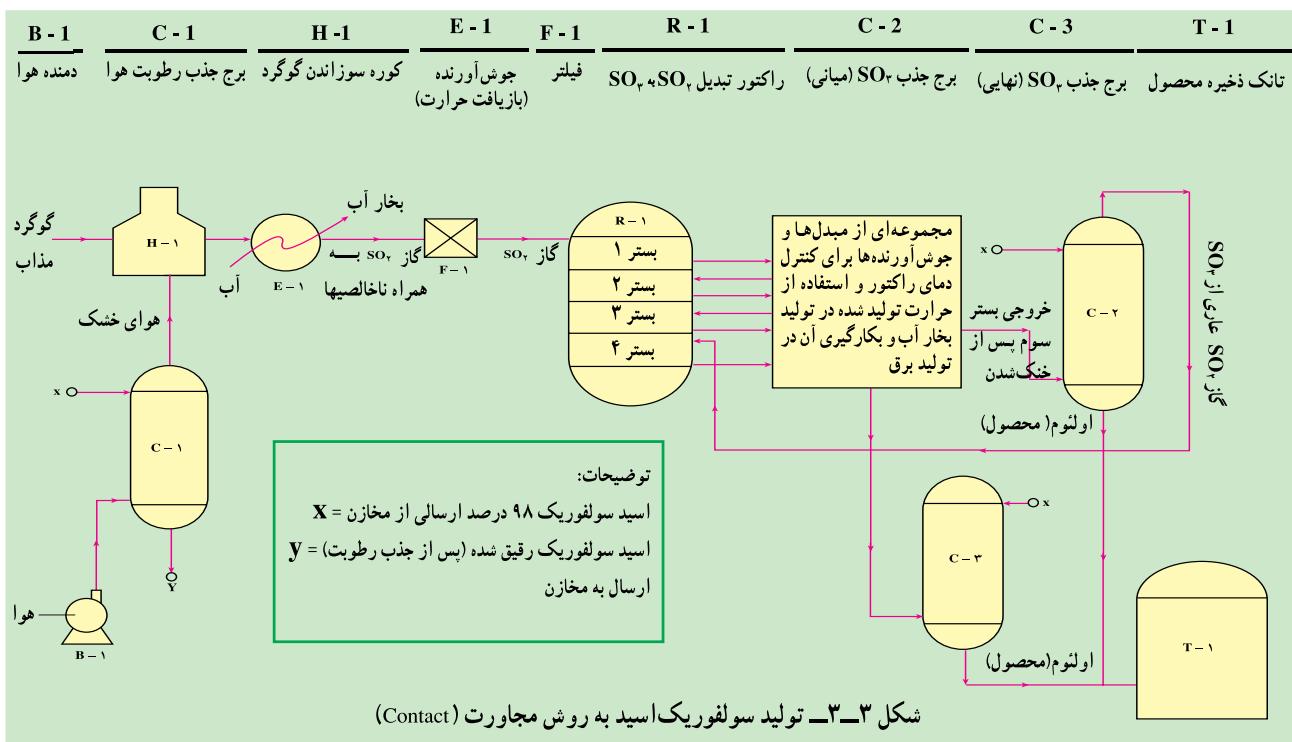
(۳) جذب SO_3 و تبدیل آن به سولفوریک اسید: با جذب SO_3 بهوسیله‌ی آب، سولفوریک اسید به دست می‌آید که معادلهٔ واکنش آن به شکل زیر است:



باید دانست که در صنعت عملاً از آب برای تولید سولفوریک اسید استفاده نمی‌شود، زیرا واکنش آن به شدت گرماده است و انجام آن بسیار خطرناک است. از این‌رو عمل جذب SO_3 را توسط سولفوریک اسید ۹۸٪ انجام می‌دهند تا پیرو سولفوریک اسید به دست آید. این اسید را اولئوم^۱ نیز می‌نامند.



گرمای حاصل از واکنش بالا توسط خنک‌کننده‌ها (شکل ۳-۳) خارج می‌شود. چون تمام مراحل فوق گرماده هستند، در سال‌های اخیر توانسته‌اند روشی را به کار بزنند تا این گرمای انرژی الکتریکی یا مکانیکی تبدیل شده و از اتلاف آن جلوگیری به عمل آید و اجرای آن بیش‌تر مقرون به صرفه باشد.



کاربردهای سولفوریک اسید: سولفوریک اسید یکی از پرکاربردترین و مهم‌ترین اسیدهای صنعتی است. به طوری که کمتر صنعتی را می‌توان یافت که در آن از این اسید استفاده نشود. بعضی از کاربردهای این اسید عبارت اند از: تهیهٔ هیدروکلریک اسید، تهیهٔ کودهای شیمیایی (آمونیم سولفات)، پلاستیک‌ها، الیاف، رنگ‌ها و نیز استفاده در پل‌ها.

۳-۳- تهیهٔ آمونیاک

در دههٔ اول قرن بیستم، از ترکیب مستقیم نیتروژن هوا و گاز هیدروژن (روش هابر)، آمونیاک در مقیاس صنعتی به دست آمد. مهم‌ترین تئوری مطرح شده در روش هابر توجه به وضعیت تعادل واکنش زیر برای به دست آوردن بهترین راندمان است.



واکنش تشکیل آمونیاک گرماده است، از این‌رو با کاهش دما به سمت راست پیش‌رفت می‌کند. همچنین چون چهار مول گاز اولیه به دو مول گاز آمونیاک تبدیل می‌شود و با کاهش حجم رو به رو می‌شویم لذا، با افزایش فشار نیز می‌توان بر مقدار تولید آمونیاک افزود.

تأثیر دما و فشار را بر واکنش تعادلی سنتز آمونیاک، در جدول ۱-۳ مشاهده می‌کنید.

جدول ۱-۳ - درصد آمونیاک در حال تعادل

| فشار atm °C | ۱۰ | ۵۰ | ۱۰۰ | ۲۰۰ | ۴۰۰ | ۶۰۰ | ۱۰۰۰ |
|----------------|------|------|------|------|------|------|------|
| ۲۰۰ | ۵۰/۷ | ۷۳/۵ | ۸۱/۵ | ۸۹/۰ | ۹۴/۶ | ۹۵/۴ | ۹۸/۳ |
| ۳۰۰ | ۱۴/۷ | ۳۹/۶ | ۵۲ | ۶۶/۷ | ۷۹/۷ | ۸۴/۲ | ۹۲/۶ |
| ۴۰۰ | ۱۳/۹ | ۱۵/۴ | ۲۵/۱ | ۳۸/۸ | ۵۵/۴ | ۶۵/۲ | ۷۹/۸ |
| ۵۰۰ | ۱/۲ | ۵/۶ | ۱۰/۶ | ۱۸/۳ | ۳۱/۹ | ۴۲/۲ | ۵۷/۵ |

در دمای پایین، سرعت واکنش تولید آمونیاک بسیار ناچیز است که این از نظر اقتصادی مطلوب نیست؛ به همین جهت از کاتالیزگر استفاده می‌شود و همچنین، چون ایجاد فشار بالا نیز از نظر اقتصادی مفروض به صرفه نیست باید شرایط دما و فشار در حد معینی باشد. از سوی دیگر بهترین شرایط اقتصادی در صنعت، راندمان بالاتر و قیمت پایین‌تر برای محصول است. با توجه به این عوامل، متداول‌ترین شرایط تولید آمونیاک در صنعت دمای 40°C و فشار 1000 atm و کاتالیزگر مورد استفاده، آهن همراه پتابیم هیدروکسید می‌باشد.

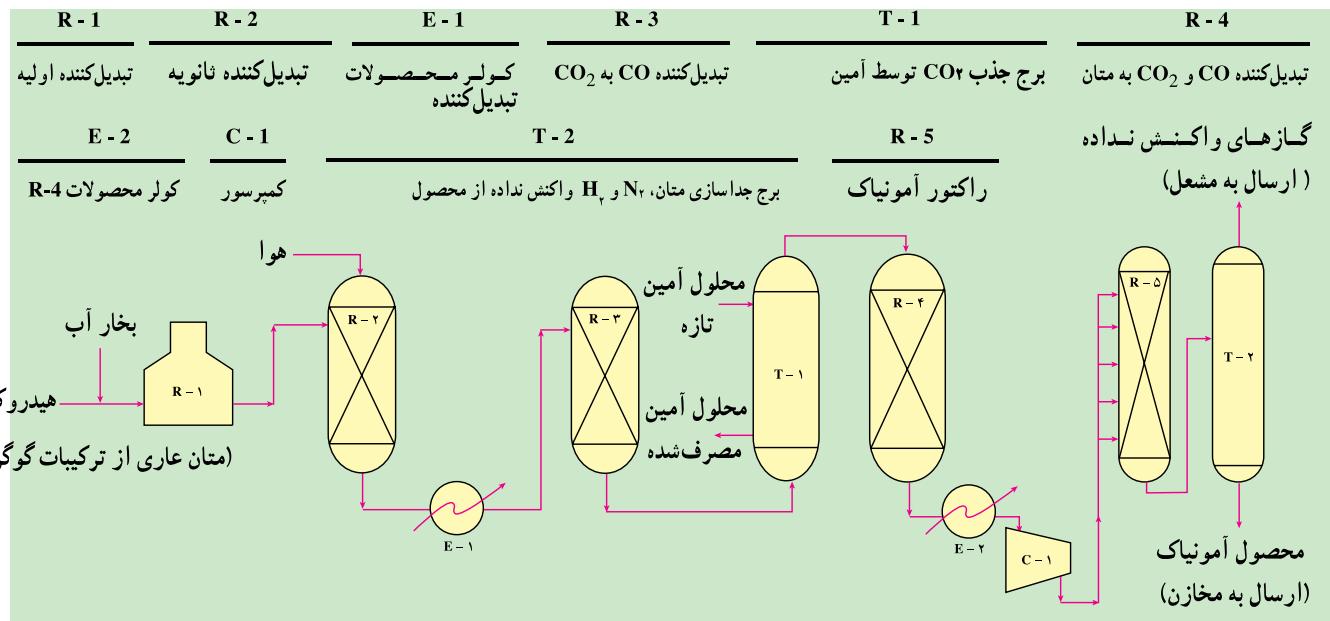
چگونگی تهیهٔ مواد اولیه برای تولید آمونیاک: در صنعت برای تولید آمونیاک نیتروژن موردنیاز را از هوا می‌گیرند و هیدروژن را نیز با یکی از سه روش زیر تهیه می‌کنند.

- الکترولیز آب

- تولید گاز سنتز^۱ از متان و سپس جدا کردن هیدروژن آن

۱- مخلوط گازی که عمده‌ای از CO و H_2 تشکیل شده است را گاز آب یا گاز سنتز گویند.

- تولید گاز سنتز از نفتا و سپس جدا کردن هیدروژن آن با توجه به این که روش های دوم و سوم از نظر صنعتی حائز اهمیت بیشتری است به شرح آن می پردازیم.
- تهیی هیدروژن از متان یا نفتا: در صورتی که از این هیدروکربن ها استفاده شود برای جلوگیری از مسموم شدن کاتالیزگر ابتدا باید گوگرد زدایی شوند سپس هیدروژن طی سه مرحله ای زیر به دست می آید (به شکل ۴-۳ توجه کنید).



شکل ۴-۳- تولید گاز سنتز و سپس آمونیاک از هیدروکربن ها

مرحله‌ی ۱) (تبديل کننده اویله) گاز طبیعی (CH_4) و یا نفتا (در اینجا نفتا را به صورت C_7H_{14} نمایش می دهیم) طبق واکنش‌های گرمایی زیر به H_2 ، CO_2 و CO تبدیل می شوند.

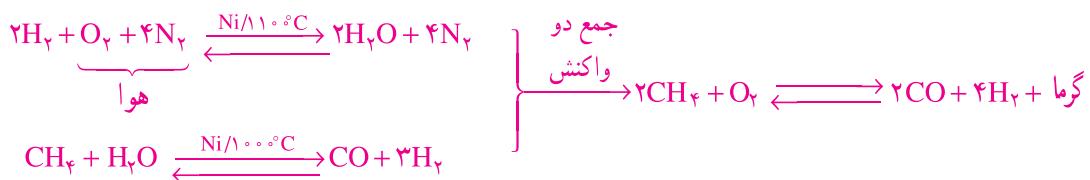


از نفتا :



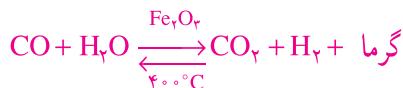
با وجود آن که نفتا در مقایسه با گاز طبیعی، مقدار بیشتری هیدروژن تولید می کند، امروزه استفاده از متان، از نظر اقتصادی بیشتر مقرن به صرفه است. زیرا گاز طبیعی ارزانتر از نفتا است. در این مرحله واکنش در لوله های باریک راکتور انجام می شود. یعنی متان بعد از گوگرد زدایی با بخار آب مخلوط شده و از روی کاتالیزگر Ni در فشار ۳۰ آتمسفر عبور می کند. گازهای خروجی از این مرحله شامل CO_2 ، CO ، H_2O ، H_2 و حدود ۹٪ متان می باشد.

مرحله‌ی ۲) (تبديل کننده ثانویه)^۱ چون برای تولید آمونیاک، نسبت حجمی نیتروژن به هیدروژن بایستی برابر ۱ به ۳ باشد در این مرحله، با ترتیق هوا به درون جریان گاز حاصل از مرحله‌ی اول و با انجام واکنش‌های زیر که در واقع سوختن ناقص متان است:



از یک سو نسبت مورد نظر را به دست می‌آورند و از سوی دیگر مقدار متان موجود در مخلوط را به کمتر از ۱٪ می‌رسانند.

مرحله‌ی ۳) در این مرحله CO موجود در گاز با بخار آب ترکیب شده و به CO_2 تبدل و سپس توسط محلول قلیایی جذب می‌شود (شکل ۳-۴).



چون تبدیل CO به CO_2 گرماده است برای آن که تبدیل کامل صورت گیرد، لازم است عملیات در درجه حرارت پایین انجام شود (به جدول ۲-۳ توجه کنید). ضمناً در نتیجه‌ی این واکنش هیدروژن بیشتری حاصل می‌شود که در فرآیند کلی سودمند می‌باشد.

جدول ۲-۳- ثابت تعادل واکنش تبدیل CO به CO_2 (واکنش مرحله‌ی سوم)

| ثابت تعادل | دما (°C) |
|------------------------|----------|
| $2/0.7 \times 10^2$ | ۱۲۷ |
| $1/19 \times 10^2$ | ۱۷۷ |
| $7/28 \times 10^0$ | ۲۲۷ |
| $4/67 \times 10^0$ | ۲۷۷ |
| $3/14 \times 10^0$ | ۳۲۷ |
| $2/20 \times 10^0$ | ۳۷۷ |
| $1/59 \times 10^0$ | ۴۲۷ |
| $9/0.3$ | ۵۲۷ |
| $3/75$ | ۷۲۷ |
| $1/97$ | ۹۲۷ |
| $1/20$ | ۱۱۲۷ |
| $8/19 \times 10^{-1}$ | ۱۳۲۷ |
| $6/0.4 \times 10^{-1}$ | ۱۵۲۷ |

به دلیل تأثیر نامطلوب کربن مونوکسید و کربن دی اکسید بر کاتالیزگر تولید آمونیاک، این مواد باید قبل از شروع واکنش تولید آمونیاک از سیستم خارج شوند. کربن دی اکسید را می‌توان از طریق روش‌های فیزیکی یا شیمیایی جدا نمود. معمولاً در این فرآیند از روش شیمیایی استفاده می‌شود. واکنشگرهای به کار برده شده عبارت‌اند از:

۱- محلول قلیایی (K_2CO_3)



۲- آمین (مونو یا دی‌اتانول آمین)



فرآیندهای مذکور در نتیجه‌ی عبور گاز از برج‌های جذب انجام می‌شود. در نهایت آخرین باقی‌مانده‌ی کربن مونوکسید توسط هیدروژن در مجاورت نیکل به متان تبدیل می‌گردد و در نتیجه مقدار CO و CO_2 به کمتر از ۲ ppm خواهد رسید:



مخلوط گازی ($N_2 + 3H_2$) که ناخالصی‌های آن جدا شده است به واحد سنتز فرستاده می‌شود و آمونیاک به دست می‌آید.

قسمتی از مخلوط گازهای هیدروژن و نیتروژن وارد رآکتور، که دمای آن $38^\circ - 45^\circ C$ است، می‌شود. بقیه‌ی گاز سرد شده، در نقطه‌ی C برای پایین آوردن درجه حرارت به داخل رآکتور تزریق می‌گردد. گاز خروجی از نقطه‌ی B، دارای ۱۵٪ آمونیاک است که متراکم شده و جدا می‌گردد. به نحوه‌ی تبادل حرارت خوراک و محصول در شکل توجه کنید.

کاربردهای آمونیاک: مهم‌ترین مصرف آمونیاک در تهیه‌ی آمونیم نیترات، آمونیم سولفات، نیتریک اسید و اوره است که همگی از مواد اولیه‌ی کودهای نیتروژن دار می‌باشند. شکل ۳-۵ نمایانگر مصارف آمونیاک است.

۳-۴- تهیه‌ی نیتریک اسید

در صنعت معمولاً نیتریک اسید را از آمونیاک، به کمک هوا و آب، به دست می‌آورند. تبدیل آمونیاک به نیتریک اسید طی سه مرحله انجام می‌گیرد (شکل ۳-۶):

- (۱) اکسایش آمونیاک به کمک کاتالیزگر:

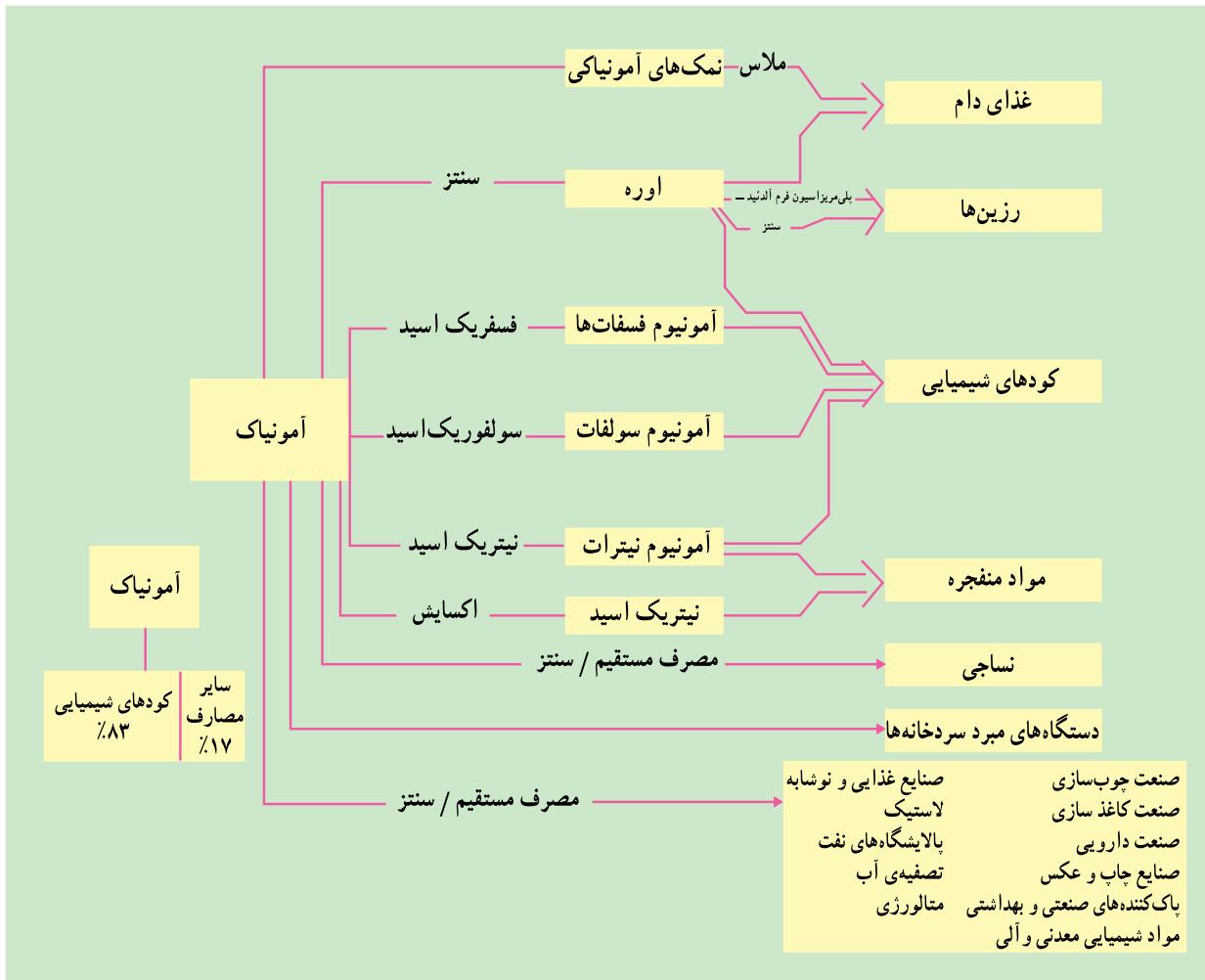


(۲) اکسایش NO به NO_2 :



(۳) انحلال NO_2 در آب و تبدیل آن به نیتریک اسید:





شكل ۳-۵ - مصارف آمونیاک

مخلوط آمونیاک خشک (بدون آب) و هوا را که قبلًا 100°C گرم شده است از روی کاتالیزگر پلاتین/رودیم عبور می‌دهند. این مخلوط حاوی 10% آمونیاک و 90% هوا می‌باشد. علاوه بر واکنش مطلوب مرحله‌ی اول، ممکن است واکنش‌های جانبی زیر نیز صورت گیرند.



به منظور افزایش بازده تولید نیتریک اسید باید شرایط (سرعت جریان گازها و دمای دستگاه) را به گونه‌ای کنترل کرد که تا حد امکان واکنش‌های جانبی اتفاق نیفتند.

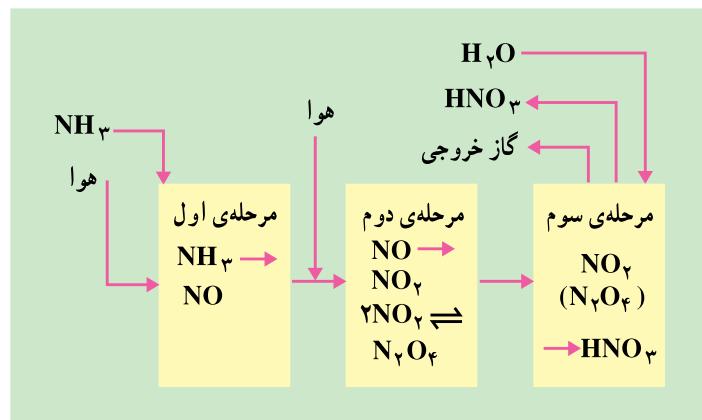
واکنش‌های (۲) و (۳) گرماهه هستند و سرعت کمی دارند و همزمان انجام می‌شوند. متأسفانه تا کنون کاتالیزگر مناسبی برای افزایش کارآیی آن‌ها، که مقرر به صرفه نیز باشد، شناخته نشده است. به دلیل سرعت پایین، این واکنش‌ها در برج‌های بزرگ انجام

می‌شوند تا زمان بیشتری برای برخورد بین مولکولی داشته باشند. با توجه به اثر حرارت بر روی واکنش گرماده (۲) بایستی مخلوط NO و هوا را با اضافه کردن آب از چندین مبرد عبور داد که در نتیجه‌ی عمل اکسایش، NO به NO_2 تبدیل شود. به دلیل حضور آب، NO_2 تولید شده با آب اسید رقیق می‌دهد. سپس مخلوط، به یک ستون جذب که آب از آن عبور می‌کند، وارد می‌شود. محصول خروجی از پایین برج حاوی 5% نیتریک اسید است. ضمناً NO و NO_2 باقیمانده در خروج از سری برج‌های جذب شیمیایی با محلول سود خشتمی‌شوند تا از واردشدن آن‌ها به هوا و ایجاد آلودگی جلوگیری شود. با آب‌گیری از نیتریک اسید 60% توسط منیزیم نیترات، می‌توان نیتریک اسید 95% بدست آورد. بدین ترتیب که مخلوط را از داخل برجی که بهوسیله‌ی $\text{Mg}(\text{NO}_3)_2$ خشک و بدون آب تبلور، پر شده است، عبور می‌دهند. اسید با درجه‌ی خلوص 95% بدست می‌آید (شکل ۳-۷).

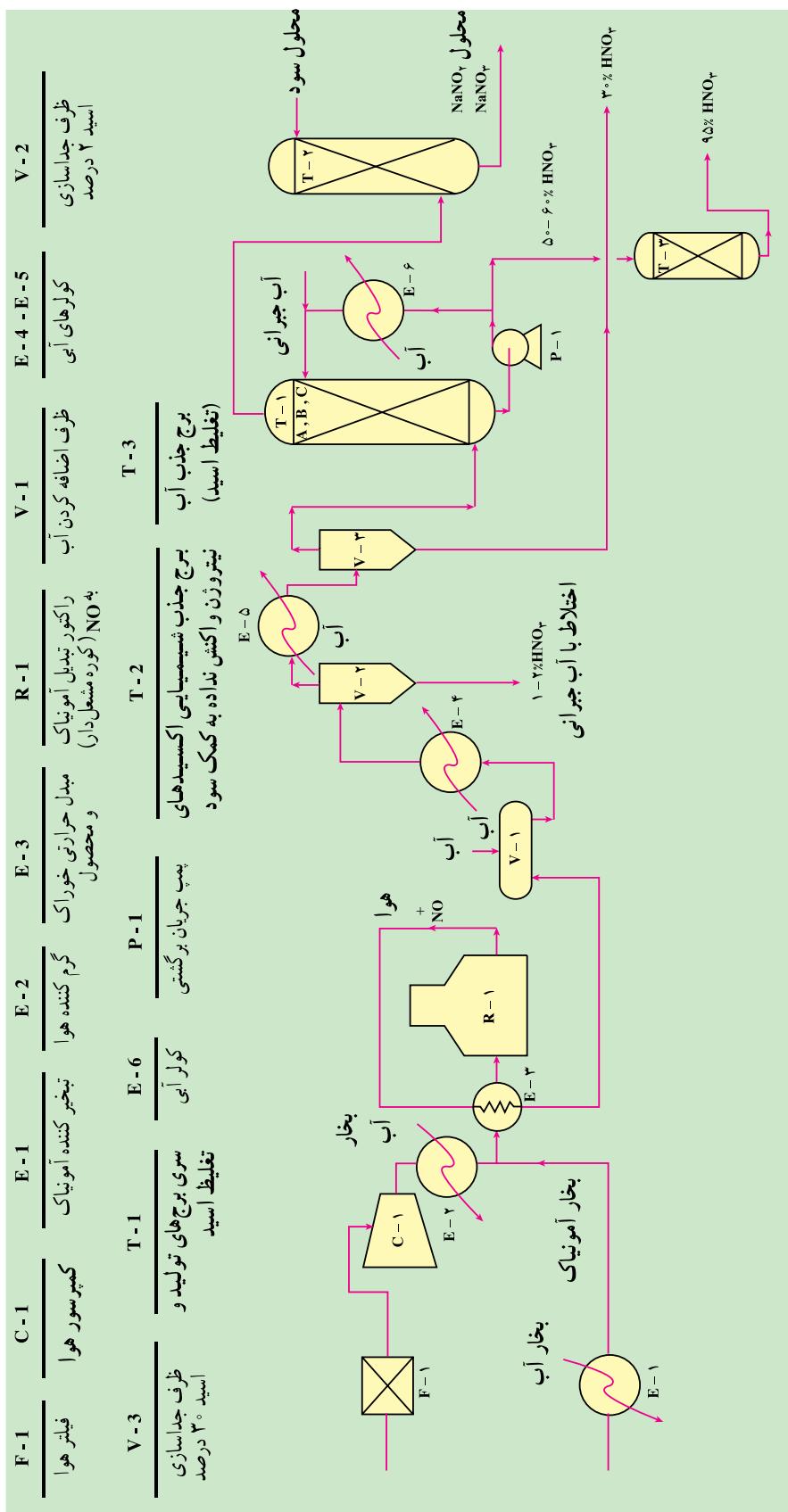
کاربردهای نیتریک اسید: از مهم‌ترین مصارف نیتریک اسید، تهیه‌ی نیترات‌های آلی و معدنی است. این اسید در ترکیب با آمونیاک به راحتی به آمونیم نیترات تبدیل می‌شود. سایر موارد مصرف آن نیز عبارت اند از: در تولید کودهای شیمیایی نیتروژن‌دار، تولید مواد منفجره، تهیه‌ی تیزاب سلطانی، در صنعت رنگ‌سازی، در تولید پلاستیک و

۵-۳- صنایع کلر قلیایی^۱

یکی از صنایع قابل اهمیت صنایع کلر قلیایی است. واژه‌ی کلر قلیایی به تولید کلروسدیم هیدروکسید (NaOH) اشاره می‌کند، ولی در اکثر موارد شامل تهیه‌ی سدیم کربنات نیز می‌شود. محصولات این صنعت موارد مصرف گسترشده‌ای دارند که در جدول ۳-۳ خلاصه شده‌اند:



شکل ۶-۳- فرآیند تهیه‌ی نیتریک اسید



شكل ۷-۳- تولید نیتریک اسید

جدول ۳-۳- کاربردهای محصولات کلر قلیایی

| سدیم کربنات | سدیم هیدروکسید | کلر |
|----------------------|----------------|-------------------|
| تهیه‌ی سدیم سولفات | مواد معدنی | حلال‌ها |
| شیشه | مواد آلی | پلی‌وینیل کلرید |
| الیاف | کاغذ سازی | کاغذ سازی |
| پاک‌کننده‌های قلیایی | صابون سازی | کلرو‌آلکان‌ها |
| کاغذ سازی | | مواد معدنی کلردار |

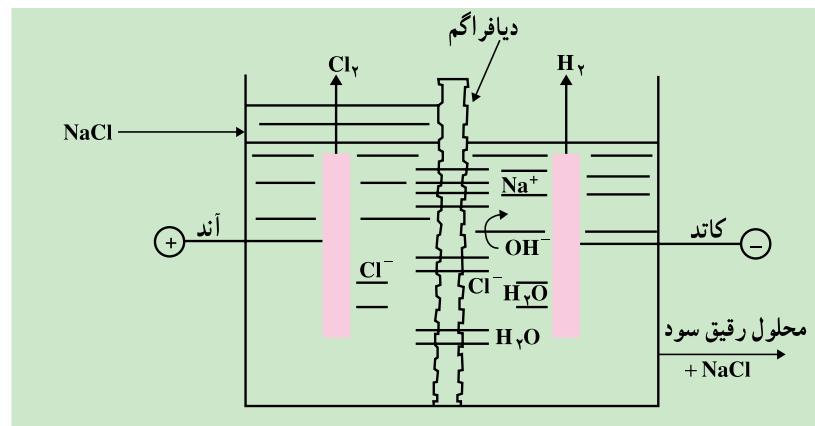
۱-۵-۳- تهیه‌ی سدیم هیدروکسید و کلر: روش اصلی تولید سود و کلر الکترولیز محلول نمک طعام است. الکترولیز انرژی الکتریکی زیادی لازم دارد، ولی چون ماده‌ی اولیه آن، یعنی سدیم کلرید، در اکثر نقاط جهان با درجه‌ی خلوص نسبتاً بالای وجود دارد، این روش قابل توجه است و کاربرد زیادی دارد.
واکنش‌های انجام یافته در الکترولیز محلول نمک طعام:



حداقل ولتاژ برای انجام این واکنش در دمای 95°C معادل $2/23$ ولت می‌باشد ولی با توجه به ولتاژ اضافی کاتد و آند و مقاومت داخلی سلول الکترولیز در عمل بیش از این مقدار لازم است.

یک محصول جانبی الکترولیز، هیدروژن است که در مقایسه با سایر روش‌های تولید آن، ارزش اقتصادی چندانی ندارد. سل‌های الکترولیز که برای تهیه‌ی سود و کلر به کار می‌روند سه نوع است: دیافراگمی، غشایی و جیوه‌ای.

● سل دیافراگمی: همان‌طور که در شکل ۳-۸ نشان داده شده است در سل الکترولیز دیافراگمی آند و کاتد توسط یک دیافراگم از جنس پنبه نسوز^۱ از یکدیگر جدا شده‌اند. امروزه آند را از تیتانیم پوشیده شده با روتینیم و کاتد را از فولاد می‌سازند.



شکل ۳-۸- سل الکترولیز دیافراگمی

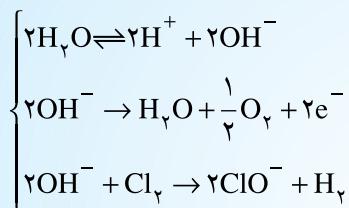
علاوه بر واکنش‌های اصلی انجام شده در مجاورت کاتد و آند، واکنش‌های جانبی نیز صورت می‌گیرد که باعث پایین آوردن بازده فرآیند می‌شوند.

مطالعه‌ی آزاد

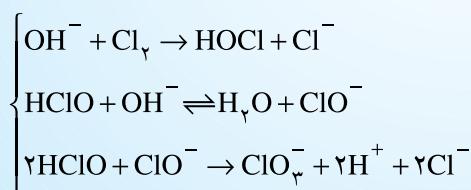


واکنش‌های جانبی که در دستگاه الکترولیز انجام می‌پذیرد، به صورت زیر است:

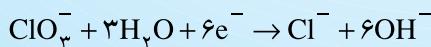
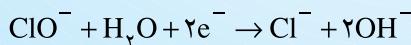
در آند: تعدادی از یون‌های OH^- موجود در آب از قسمت کاتد و از جدار دیافراگم به طرف آند حرکت می‌کنند و در آنجا طبق واکنش‌های زیر منجر به تشکیل اکسیژن و یون‌های ClO_3^- می‌شوند. هر قدر مقدار OH^- موجود در کاتد بیشتر باشد این عملیات بیشتر صورت می‌گیرد:



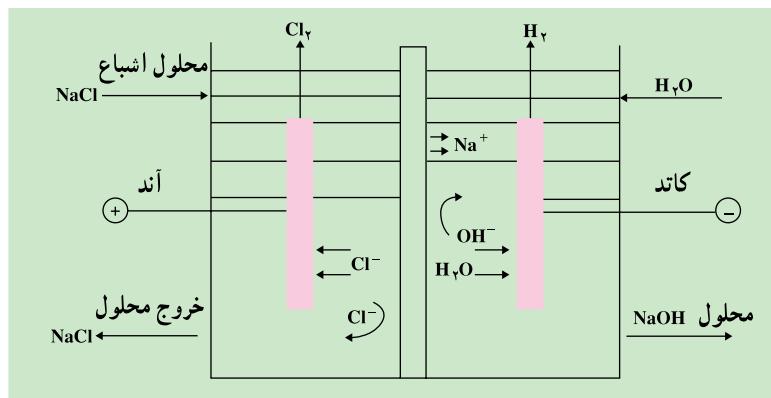
: یا:



در کاتد: ClO_3^- و ClO^- هر دو به صورت زیر کاهش می‌یابند.



- **سل غشایی:** این سلول‌های الکترولیز از دو قسمت آند و کاتد که توسط غشاء از یکدیگر جدا شده‌اند تشکیل شده‌اند (شکل ۹-۳). لایه‌ی جداکننده، یک غشاء مبادله‌کننده‌ی یونی است. در یک غشاء کاتیونی بسیار خوب تنها یون‌های مثبت عبور می‌کنند، به همین دلیل، ابتدا خالص‌سازی الکترولیت (توسط مبادله‌کننده‌های یونی) انجام می‌گیرد تا غلظت یون‌های Ca^{2+} و Mg^{2+} موجود در آب نمک به حداقل برسد. به این ترتیب در طرف الکترولیز تنها یون‌های Na^+ امکان عبور از غشاء را خواهد داشت در نتیجه واکنش‌های مطلوب الکترولیز (قبل از شرح داده شده است) انجام می‌گیرد.
- **سل جیوه‌ای:** در سل الکترولیز جیوه‌ای، آند از تیتانیم ساخته شده و در محلول آب نمک شناور است و کاتد از جیوه

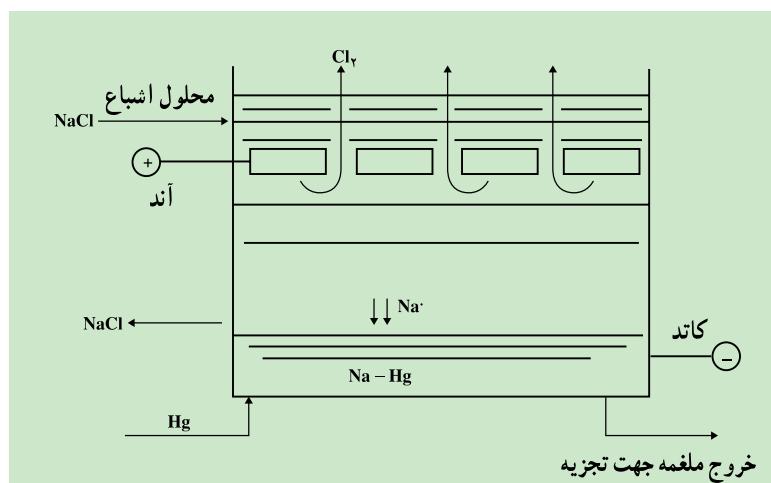


شکل ۹-۳- سلول الکترولیز غشایی

تشکیل شده است و به صورت لایه‌ای نازک با شیب کم، که حرکت آن را تسهیل می‌کند، در ته ظرف الکترولیز جریان دارد (شکل ۹-۱۰). در آند کلر به دست می‌آید و در کاتد یون سدیم جذب جیوه شده و به صورت ملغمه یا آلیاز Na/Hg درمی‌آید. ملغمه‌ی سدیم پس از خروج از سل الکترولیز به دستگاه‌های تجزیه کننده منتقل شده و در حضور آب به جیوه، سود و هیدروژن تبدیل می‌گردد.



جیوه‌ی حاصل جهت استفاده‌ی مجدد به ظرف الکترولیز برگردانده می‌شود.



شکل ۹-۱۰- سل جیوه‌ای

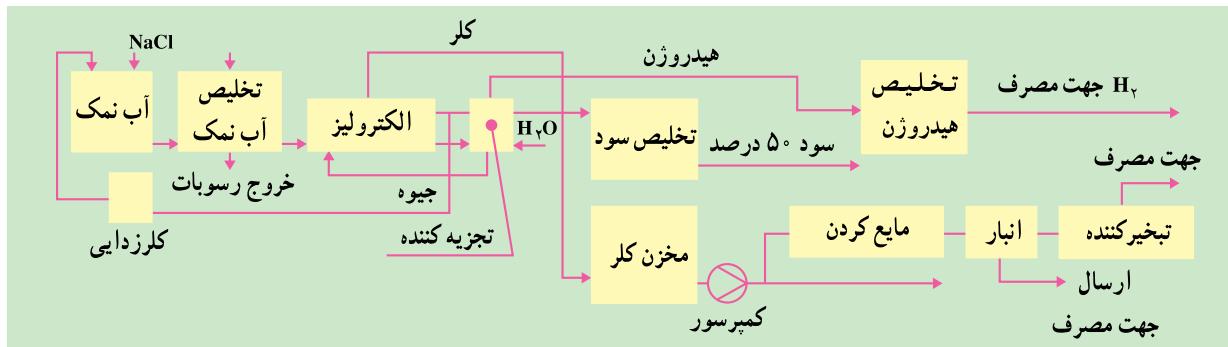
▲ در یک واحد تولید کلرقلیایی نیز بایستی قبل از ورود به سلول الکترولیز خالص‌سازی آب‌نمک انجام گیرد زیرا ناخالصی‌های موجود در آن (مانند یون‌های Ca^{2+} , Mg^{2+} , Fe^{3+} , SO_4^{2-}) به الکترودها و غشاء‌ها آسیب می‌رساند.

▲ کلر با خلوص حدود ۹۷٪ بدست می‌آید که با آب سرد شده و با عبور از محلول سولفوریک اسید ۹۸٪ خشک می‌شود و تحت فشار مایع شده و در تانک‌های فولادی نگهداری می‌شود.

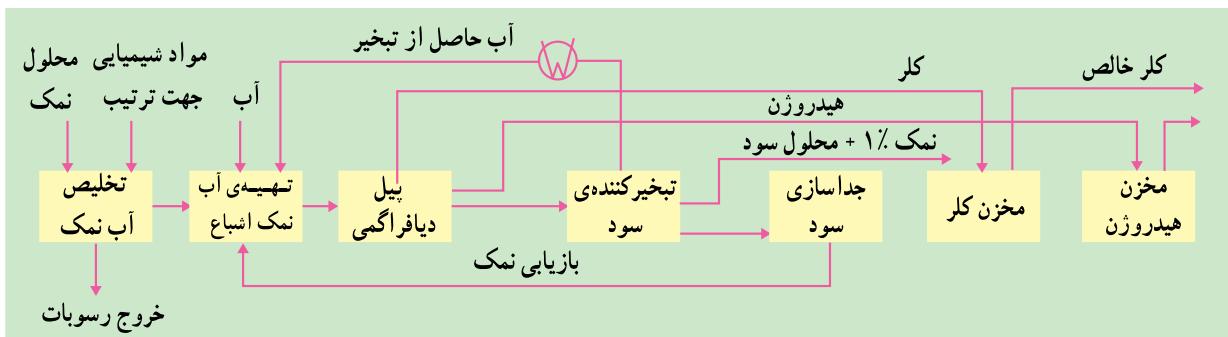
▲ محلول سدیم هیدروکسید در نتیجه‌ی تغییظ در تبخیر کننده‌های نیکلی با غلظت ۵٪ تا ۷٪ بدست می‌آید. شکل‌های ۹-۱۱ و ۹-۱۲ نمودار این فرآیند را نشان می‌دهند.

▲ از میان انواع سل‌های الکترولیز، سل غشایی از نظر نداشتن مشکلات زیست محیطی و سلامتی بهتر است. سل جیوه به دلیل وجود جیوه بسیار خطرناک است زیرا تنفس بخارات جیوه یا تماس جیوه با پوست موجب سرطان می‌شود. سل‌های

دیافراگمی (پنبه نسوز) نیز اولاً به تدریج در محلول آب نمک تخلخل خود را از دست داده و ثانیاً تماس زیاد کارگران با پنبه نسوز موجب بیماری های پوستی و تنفسی می گردد.



شکل ۱۱-۳- خط تولید به روش جیوه



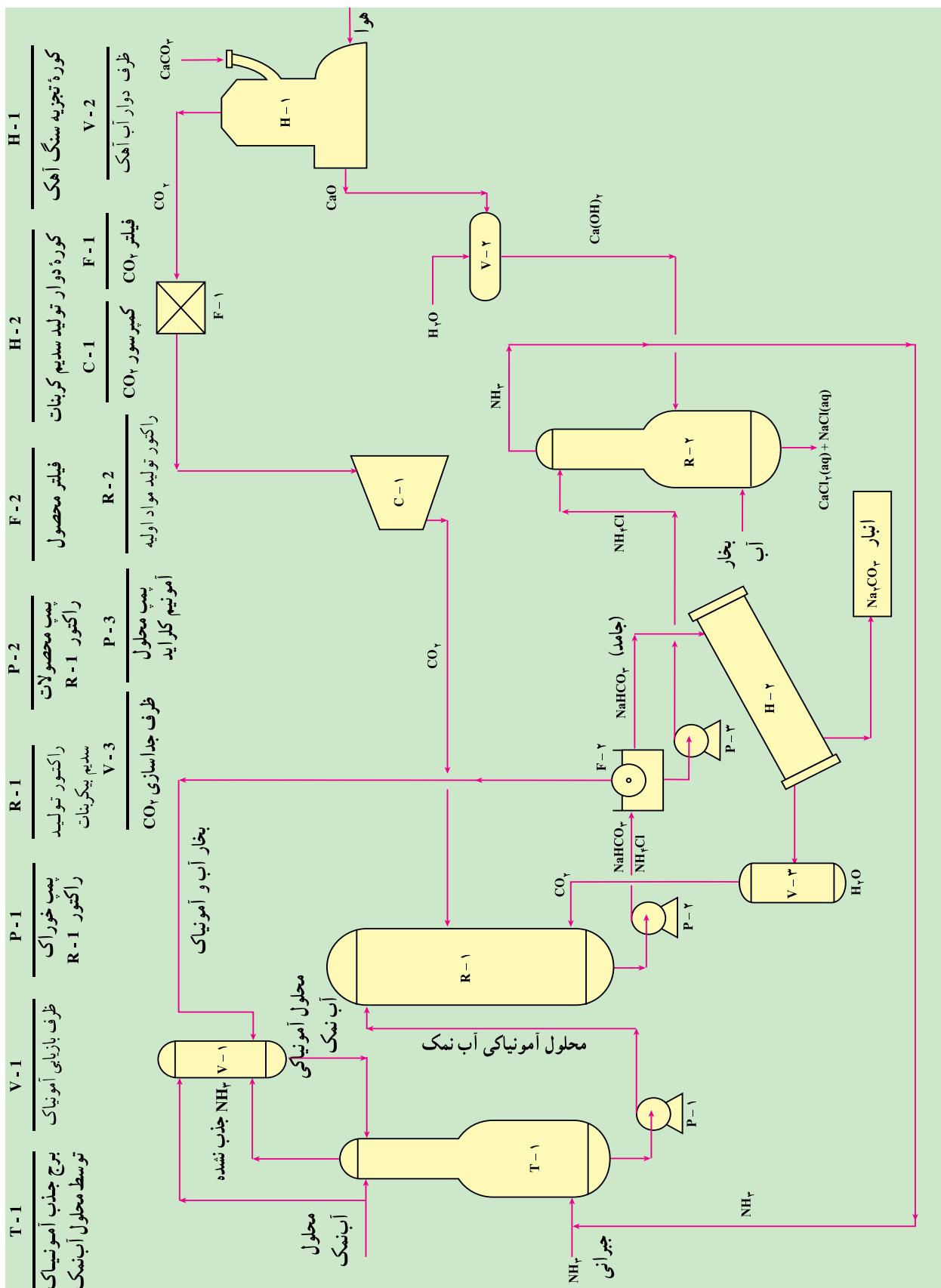
شکل ۱۲-۳- خط تولید به روش دیافراگم



۲-۳-۵- تهیی سدیم کربنات: امروزه سدیم کربنات عموماً طبق روش سُلوی^۱ (شیمی دان بلژیکی) تولید می‌شود. مواد اولیه در این روش سنگ آهک و نمک طعام است و محصولات نیز سدیم کربنات و کلسیم کلرید هستند. واکنش کلی این روش به صورت زیر است:



این واکنش به طور مستقیم طبق معادله‌ی بالا انجام نمی‌شود بلکه طی چند مرحله انجام می‌گیرد. شکل ۱۳-۳ شمای کلی این فرآیند را نشان می‌دهد.



شکل ۱۳-۳- تولید کربنات سدیم با فرآیند سلوی

شرح فرآیند تهیه‌ی سدیم کربنات : مراحل اصلی انجام این فرآیند عبارت است از :

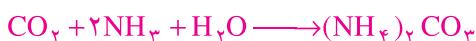
- (۱) تهیه‌ی آب‌نمک خالص و اشباع : قبل از شروع واکشن، آب‌نمک تهیه شده را تخلیص می‌کنند تا عاری از یون‌های Ca^{2+} و Mg^{2+} شود. زیرا این یون‌ها رسوب کرده و باعث انسداد لوله‌ها می‌شوند.

- (۲) آمونیاکی کردن آب‌نمک : آب‌نمک خالص را در مجاورت گاز آمونیاک قرار می‌دهند تا بدین ترتیب عمل جذب آمونیاک توسط محلول صورت گیرد. (T-1)

(۳) تهیه‌ی گاز CO_2 از تجزیه‌ی حرارتی سنگ آهک (H-1) و (V-2) :



(۴) وارد کردن گاز CO_2 در محلول آب‌نمک و آمونیاک (R-1) :



(۵) کلسینه کردن سدیم پیکربنات حاصل (H-2) و (R-2) :



همان‌طور که در شکل ۳-۱۳ و واکنش‌های انجام شده نشان می‌دهد، گازهای مصرفی NH_3 و CO_2 از واکشن‌های بالا به دست می‌آید و به فرآیند برگردانده می‌شود که برگشت این مواد به عنوان تأمین بخشی از خوارک واحد ارزش بالای این روش را از نظر اقتصادی توجیه می‌کند.

۶-۳- هیدروکلریک اسید

هیدروژن کلرید (HCl) گازی است بی‌رنگ که در آب حل شده و تقریباً به‌طور کامل تفکیک می‌شود و به عنوان یک اسید قوی (هیدروکلریک اسید) عمل می‌کند. از حل شدن هیدروژن کلرید در آب گرما تولید می‌شود.

در حال حاضر HCl را از روش‌های زیر به دست می‌آورند :

(۱) واکنش مستقیم هیدروژن و کلر

(۲) به عنوان محصول جانبی فرآیند کلردار کردن فراورده‌های آلی

(۳) به صورت محصول جانبی فرآیند تولید سدیم سولفات

• تهیه‌ی هیدروکلریک اسید از هیدروژن و کلر :



این واکنش از نوع زنجیره‌ای با راندمان بالاست که مراحل آن به شرح زیر است :



۱- مرحله‌ی آغازی

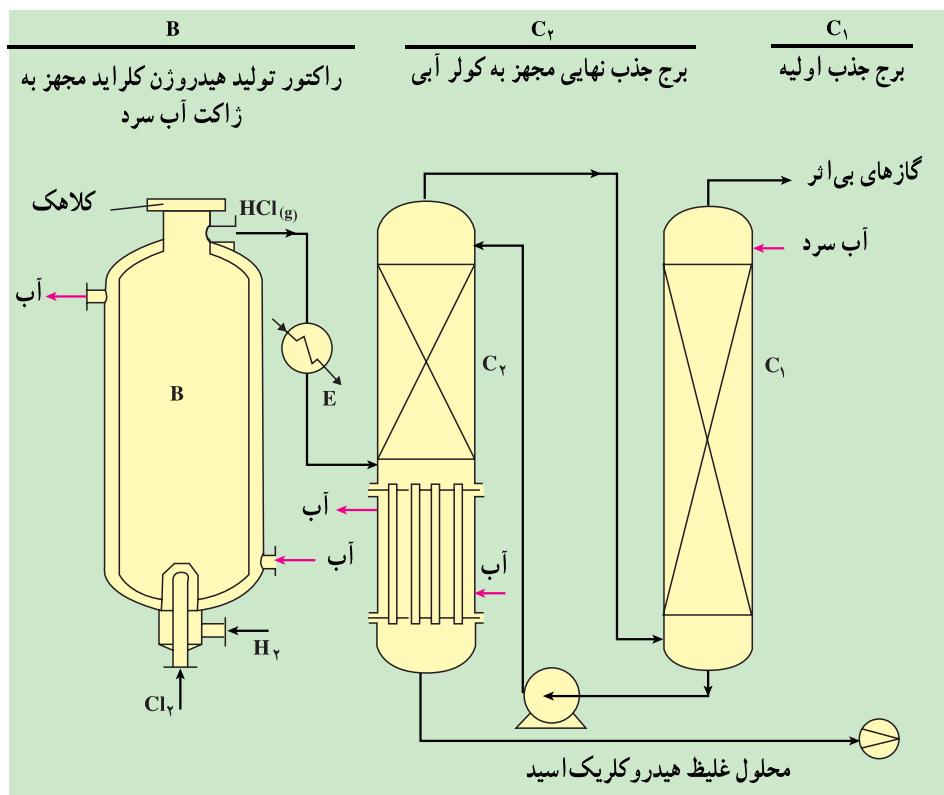
۲- مرحله‌ی انتشار



۳- مرحله‌ی پایانی



چون واکنش تولید هیدروکلریک اسید گرماده است باعث بالا رفتن دمای واکنش‌گرها و محصولات می‌شود تا حدی که نور سفید تشعشع می‌کنند. وسیله‌ای که در آن، این واکنش با شعله‌ای سبزرنگ در دمای 240°C انجام می‌شود. «مشعل» نامیده می‌شود. این رآکتور به‌شکل استوانه و از جنس فولاد زنگ تزن و یا تیتانیم ساخته می‌شود و توسط جریان آب از خارج آن سرد می‌شود. یک کلاهک اطمینان روی رآکتور قرار دارد که در موقع اضطراری باز می‌شود تا گازها خارج شوند. به شکل ۱۴-۳ توجه کنید.



شکل ۱۴-۳- تهییه هیدروکلریک اسید

با جذب گاز HCl توسط آب، هیدروکلریک اسیدی با غلظت $30-20\%$ درصد وزنی به‌دست می‌آید. شایان ذکر است با تقلیل دمای برج جذب می‌توان غلظت اسید را تا 37% افزایش داد. به روش فوق می‌توان هیدروکلریک اسید با درجهٔ خلوص بالا تهییه نمود.

● تهیه‌ی HCl از طریق کلردار کردن و یا کلرزدایی ترکیبات آلی: در فرآیند تهیه‌ی بسیاری از ترکیبات کلردار آلی، درصد بالایی از HCl تهیه می‌گردد. واکنش‌های زیر از این جمله‌اند:



● تهیه‌ی HCl به عنوان محصول فرعی تولید سدیم سولفات: از ترکیب سولفوریک اسید با نمک طعام در دو مرحله هیدروژن کلرید حاصل می‌شود.



کاربردهای هیدروکلریک اسید: گاز هیدروژن کلرید خشک در ظروف فولادی نگهداری می‌شود در حالی که محلول هیدروکلریک اسید را در ظروفی با پوشش داخلی PVC یا پلی بروپیلن نگهداری می‌کنند. از هیدروکلریک اسید در تهیه‌ی محصولات کلرداری نظیر NH_4Cl و کلروپرن استفاده می‌شود. همچنین در صنایع متالورژی، رنگ‌سازی، دباغی و غذایی کاربرد دارد.

تمرین



- ۱- مراحل فرآیند تهیه‌ی سولفوریک اسید را نام ببرید.
- ۲- واکنش تبدیل SO_2 به SO_3 را بنویسید و شرایطی را که منجر به راندمان بالای تولید می‌شود بررسی کنید.
- ۳- فرآیند تبدیل SO_3 به سولفوریک اسید را بیان کنید.
- ۴- مراحل تهیه‌ی هیدروژن از گاز طبیعی (CH_4) را بنویسید.
- ۵- در تولید هیدروژن، چرا ابتدا هیدروکربن‌ها گوگردزدایی می‌شوند؟
- ۶- برای تهیه‌ی هیدروژن خالص در تهیه‌ی آمونیاک، چرا و چگونه کربن مونوکسید و کربن‌دی‌اکسید زدوده می‌شود؟

- ۷- مراحل تهیه‌ی نیتریک اسید از آمونیاک را بنویسید.
- ۸- محصولات صنایع کلر قلیایی را نام ببرید.
- ۹- واکنش‌های کاتد و آند در الکترولیز محلول نمک طعام را بنویسید.

- ۱۰- مراحل تهیه‌ی سدیم کربنات را بنویسید.
- ۱۱- هیدروکلریک اسید از چه روش‌هایی به دست می‌آید؟
- ۱۲- چرا هوای خشک در تولید SO_2 به کار می‌رود؟
- ۱۳- چرا گاز هیدروژن کلرید قبل از ذخیره‌شدن در تانک فولادی، باید خشک شود؟
- ۱۴- تحقیق کنید چرا در الکترولیز محلول نمک طعام ولتاژ لازم در عمل بیش از مقدار تئوری است؟ (به کتاب تجزیه مراجعه کنید)