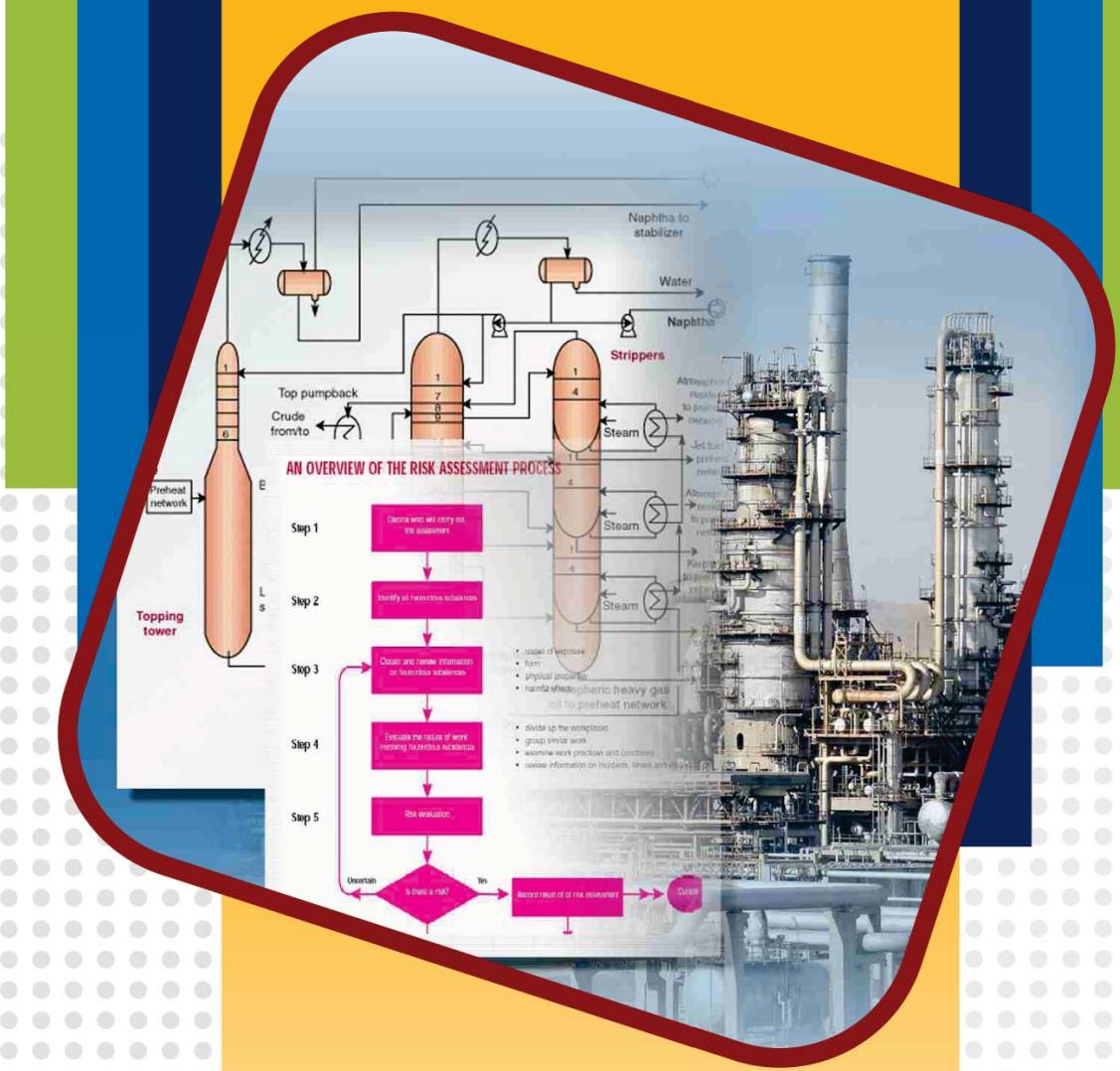


ارزیابی ریسک کیفی واحد تقطیر درجو



مدیریت
بهدادشت، ایمنی و محیط زیست

به نام خدا

ارزیابی ریسک
کیفی واحد تقطیر در جو

۱۳۹۰

تهران: خیابان طالقانی - شماره ۳۷۸ تلفن ۶۶۴۹۱۳۱۱ مدیریت بهداشت، اینمی و محیط زیست
عنوان: ارزیابی ریسک کیفی واحد تقطیر در جو
تهیه کننده: مدیریت بهداشت، اینمی و محیط زیست
ناشر: انتشارات روابط عمومی شرکت ملی پالایش و پخش
نوبت چاپ: اول - ۱۳۹۰
شمارگان: ۱۰۰۰ نسخه

فهرست عناوین

۵	پیشگفتار
۷	مقدمه
۷	واحد تقطیر در جو و خلا
۸	واحد هیدروکراکر (آیزوماکس)
۱۰	برخی از مواد شیمیایی مصرفی در شرکت‌های پالایش نفت
۱۱	ریسک مواد شیمیایی
۱۲	مراحل ارزیابی ریسک شیمیایی
۳۶	نتایج ارزیابی ریسک

سفید

پیشگفتار

در این کتابچه شرح مختصری از برخی قسمت‌ها و عملیات اجرایی در شرکت‌های پالایش نفت بیان شده است، همچنین به ذکر برخی مواد شیمیایی مصرفی و تولیدی در پالایشگاه و شرح حضور هر یک از این مواد در قسمت‌های مختلف پرداخته شده است، اگرچه در مقدمه بررسی میزان تماس افراد شاغل با آلاینده‌ها در بخش تقطیر و در فضای پالایشگاه (به لحاظ کیفی و نیمه کمی)، در دستور کار این پروژه بوده، لیکن در روند بازنگری انجام شده دامنه این بررسی از مرحله‌ی مذکور فراتر رفته و به بررسی و شناسایی برخی مراحل دیگر و مواد موجود در آن‌ها (به شرح برگه‌های MSDS مربوطه) می‌پردازد، بدین ترتیب که نخست به بررسی ریسک کیفی آن‌ها (ریسک مثبت - منفی - نامعلوم) پرداخته می‌شود، و سپس ارزیابی ریسک نیمه کمی در این واحدها صورت پذیرفته، راه کار مناسبی برای کاهش سطح ریسک به سطح ریسک قابل قبول ارایه می‌شود.

سفید

مقدمه

شرکت‌های پالایش نفت

پالایش نفت یکی از ارکان مهم صنایع ملی و عامل برجسته‌ای در گردش چرخ‌های اقتصادی و تامین نیازهای رفاهی جوامع متعدد است. در پالایشگاه با تجزیه نفت خام به ترکیبات ساده‌تر و قابل استفاده و تصفیه با کمک فناوری‌های خاص، استفاده از انواع کاتالیست‌ها و به خدمت گرفتن وسایل و ماشین‌آلات مخصوص، نه تنها سوخت نیروگاه‌ها، کارخانه‌ها و سوخت وسایل نقلیه زمینی، دریایی و هوایی را در سطح وسیعی تامین می‌کند، بلکه انواع روغن‌ها، حلال‌ها، گریس‌ها، قیرها و... را که از محصولات شرکت‌های پالایش نفت هستند، فراهم می‌کند.

واحد تقطیر در جو و خلاء:

- دستگاه تقطیر در جو

فرایند اصلی در پالایشگاه، عملکرد دستگاه تقطیر است که هدف از طراحی و نصب این واحد، جداسازی فیزیکی نفت خام به برش‌های اصلی و مورد نیاز است. در این دستگاه نفت خام بر حسب دمای جوش به برش‌های مختلف موردنیاز تقسیم و از هم جدا می‌شوند.

ته مانده تقطیر در فشار جو را در دستگاه تقطیر در خلاء، تقطیر می‌کنند.

- محصولات تولیدی این واحد عبارتند از :

- گاز مایع (LPG) (Liquid Petroleum Gas)

۸ / ارزیابی ریسک کیفی واحد تقطیر در جو

- بنزین سبک (LSRG) (Light Straight Run Gasoline)	- نفت سفید (Kerosene)	- نفت گاز (Gas Oil)
- نفت گاز (Naphtha)	- نهانده	- نفت گاز (Gas Oil)
- خوراک واحد گرانروی	- خوراک واحد هیدروکراکر (آیزوماکس)	- نفت کوره
- روغن خام		

واحد هیدروکراکر (آیزوماکس) :

این واحد به منظور تبدیل خوراک سنگین دریافتی از واحد تقطیر در خلاء به بنزین خام مرغوب، نفت سفید، نفت گاز، سوخت گازی و گاز مایع طراحی شده است. در این عملیات خوراک دستگاه مجاور کاتالیست تحت فشار قرار می‌گیرد و در دمای بالا با گاز هیدروژن به مولکول‌های کوچک‌تر شکسته می‌شود. واکنش‌ها روی بستر ثابتی از کاتالیست انجام می‌شود. ترکیبات ازت و گوگرددار در راکتورها به ترتیب به آمونیاک و گاز هیدروژن سولفوره تبدیل شده و در مراحل بعدی از محیط عمل خارج می‌شوند.

مهمنترین واکنش‌های شیمیایی این دستگاه عبارتند از :

- ایزومریزاسیون و هیدروکراکینگ
- ازت زدایی
- اشباع ترکیبات اولفینی
- گوگرد زدایی
- اشباع آروماتیک‌ها

در هیدروکراکینگ، پارافین‌های خطی ابتدا ایزومر شده و سپس در مجاورت هیدروژن شکسته می‌شوند.

در ازت‌گیری، ازت موجود در خوراک به آمونیاک تبدیل می‌شود. در گوگردگیری، ترکیبات گوگرد دار موجود در خوراک راکتورها به هیدروژن سولفوره تبدیل می‌شود. هیدروژن سولفوره و آمونیاک تولید، سپس با هم ترکیب شده، تولید نمک می‌کند.

اشباع ترکیبات اولفینی ساده‌ترین و سریع‌ترین واکنش‌هاست و تقریباً تمام

اولفین‌ها قبل از عملیات گوگردزدایی و ازت گیری اشباع می‌شوند.
اشباع شدن آروماتیک‌ها، بیشترین مقدار هیدروژن را مصرف و قسمت اعظم
گرمای تولید شده در راکتورها را تولید می‌کنند.

- دستگاه آیزوماکس از سه قسمت تشکیل شده است :
- قسمت کمپرسورهای گاز تامینی
 - قسمت راکتورها
 - قسمت تفکیک

بررسی برخی از نواحی پر خطر شیمیایی در شرکت‌های پالایش نفت:
۱- واحد آیزوماکس :

- راکتورها
- کمپرسورها

راکتورها:

راکتورها که در داخل آن‌ها انواع کاتالیست‌های مهم و خطرناک وجود دارد،
بخش مهمی را به خود اختصاص داده است. این کاتالیست‌ها در واقع کار
برش‌دادن مواد نفتی، سبک کردن و کوچک‌تر کردن آن‌ها را برعهده دارند و
مانند کاتالیزورها، در تسريع واکنش‌ها موثرند ولی اغلب سرطان‌زا هستند و
کارکنان این قسمت که در معرض تماس با این کاتالیست‌ها هستند، هنگام پر
کردن و تمیز کردن راکتورها، در معرض خطر قرار می‌گیرند.

میزان گازهای گوگردی نظیر H₂S نیز، در این قسمت بالاست که خود
عاملی خطرناک است، زیرا این گاز ریه را مختل می‌کند و باعث بیهوشی و
خواب‌آلدگی افراد و در نهایت مرگ آنان می‌شود.

کمپرسورها:

کمپرسورها که سه عدد هستند، هیدروژن را تامین می‌کنند و با افزودن
هیدروژن به سیستم، برای بالا بردن فشار در داخل واحد به کار می‌روند.
این قسمت بیشترین فشار را نسبت به واحدهای دیگر آیزوماکس دارد و به

۱۰ / ارزیابی ریسک کیفی واحد تقطیر در جو

علت بالا بودن فشار پرتاب قطعات رها شده و خارج شدن شیر و قطعه ای از سیستم و پرتاب آن به محیط اطراف، با فشار بالایی صورت می‌گیرد و احتمال آتش سوزی در این قسمت نیز بالاست.

پمپ‌ها :

پمپ‌ها در این واحد، قسمت مهمی است و صدای بسیار زیادی دارند. وجود H_2S در این قسمت صدمات زیادی را بر سیستم تنفسی افرادی که در مواجهه با پمپ‌ها و محیط اطراف آن‌ها هستند، می‌گذارد و با خواب آلودگی و در صورت استنشاق مقداری زیادی از آن، با مرگ روبه رو می‌شوند.

قسمت تفکیک :

قسمت تفکیک، مواد خروجی از راکتورها را به گاز سبک، گاز مایع، نفتای سبک، نفت سفید و نفت گاز تبدیل می‌کند. به علاوه مقداری از هیدرو کربن‌هایی را که در راکتورها به مواد سبک‌تر تبدیل نشده‌اند از ته برج تقطیر به عنوان خوراک برگشتی به خوراک تازه دستگاه، تزریق می‌کند.

برخی از مواد شیمیایی مصرفی در شرکت‌های پالایش نفت :

عوامل شیمیایی در صنایع مختلف از جمله صنعت نفت، بزرگ‌ترین مشکل و بیشترین خسارات را چه از نظر جانی و مالی و چه از نظر سلامت جسمانی و امور اجتماعی و مسمومیت‌ها و حوادث و بیماری‌های شغلی، درپی دارند.

عوامل شیمیایی در محیط کار شامل تمام مواد اولیه، مواد خام و محصولات و فرآورده‌های اصلی و تولیدی که در صنعت به کار می‌روند است.
در عملیات پالایش نفت مواد شیمیایی را بنا به نوع مصرف، می‌توان به ۳ گروه طبقه‌بندی کرد:

- ۱- موادی که به طور مستقیم برای پالایش نفت به کار می‌روند.
- ۲- موادی که برای بهبود چگونگی فرآورده‌ها و دادن ویژگی‌های دلخواه به آن‌ها به کار می‌روند.

۳- موادی که برای حفاظت فنی و جلوگیری از خوردگی به دستگاه‌های پالایش تزریق می‌شوند.

موادی نیز برای زدودن ناخالصی‌ها در پالایش به کار می‌روند. باید دانست که بدترین ناخالصی مواد نفتی ترکیبات گوگردی مانند هیدروژن سولفوره و مرکاپتان، سولفورها و دیگر ترکیبات زنجیری یا حلقوی گوگرددار هستند که از نظر بو ناخوشایند و زیان آورند.

در برخی موارد، مواد مصرفی را با افزودن بعضی از افزودنی‌ها، به شکل دلخواه در می‌آورند که گاهی برای بالا بردن ویژگی آرام سوزی یا شماره اکтан بنزین‌های هواییما از ترکیبات آلی سرب‌دار مانند تتراتیل سرب و... استفاده می‌کنند. موادی نیز برای حفاظت فنی و جلوگیری از خوردگی از مواد شیمیایی آلی یا معدنی استفاده می‌شوند، مثل عمل خنثی سازی بخارهای اسید هیدروکلریک و هیدروژن سولفوره که به هنگام تقطیر پدید می‌آیند و به آن گاز آمونیاک و یا سود سوزآور تزریق می‌شود.

ریسک مواد شیمیایی

سیستم مدیریت ایمنی، بهداشت و محیط زیست (HSE-MS) نیازمند ارزیابی مناسب و کافی ریسک فعالیت‌های کاری مختلف و همچنین ثبت شده مهم و معنی دار است. هدف از یک ارزیابی ریسک عبارت است از شناسایی امکان وقوع آسیب و انجام اقدامات لازم برای اجتناب از آن قبل از آنکه این آسیب زده شود.

خطر عبارت است از هر حادثه همراه با احتمال آسیب دیدن و ریسک عبارت است از احتمال اینکه خطرتا چه میزان و شدت باعث آسیب شود. منظور از ریسک بالا ریسکی است که احتمال وقوع آن بیشتر بوده ویا منجر به مرگ یا آسیب و بیماری جدی شود. احتمال وقوع ریسک پایین بسیار کم بوده و دارای پیامدهای جزئی و بدون آسیب و بیماری است.

ریسک متوسط چیزی بین این دو است. با یک ارزیابی درست، شمامی توانید منابعی

۱۲ / ارزیابی ریسک کیفی واحد تقطیر در جو

که دارای بیشترین نیاز برای پیشگیری از آسیب یا بیماری هستند را شناسایی کنید.
ارزیابی ریسک مواد شیمیایی به سه شکل قابل اجراست:
ارزیابی ریسک کمی: میزان عددی ریسک (یا اینمی یک تماس شیمیایی)
هنگام وقوع آن تعیین می‌شود.
ارزیابی ریسک کیفی: خطر ماده شیمیایی نسبت به سایر مواد، طبقه‌بندی یا مقایسه شده و میزان کیفی خطر هنگام وقوع آن تعیین می‌شود.

ارزیابی ریسک نیمه کمی:

به گونه‌ای منظم و اصولی خطرهای ناشی از مواد شیمیایی شناسایی شده،
میزان تماس یا احتمال تماس ارزیابی ریسک بر اساس طبقه‌بندی آن نسبت به
میزان عددی واقعی دسته‌بندی می‌شود.

مراحل ارزیابی ریسک شیمیایی :

۱- تجزیه و تحلیل و شناسایی فرایند:

این مرحله شامل تعیین بخش‌های مختلف، تقسیم هر بخش به وظایف
مختلف و در نهایت دسته‌بندی کارگرانی که وظایف مشابهی انجام می‌دهند می‌شود.

۲- شناسایی مواد شیمیایی :

این مرحله شامل شناسایی تمام مواد شیمیایی اولیه و خام، فرعی و مابین این
دو، تولیدات اصلی و فرعی است که می‌توانند به اشکال مختلف جامد، مایع، گاز،
بخار، گرد و غبار، میست یا فیوم باشند.

انجام این مرحله می‌تواند به صورت‌های زیر انجام پذیرد:

- بررسی موجودی انبار، برچسب‌های مواد شیمیایی و برگه‌های MSDS مواد
- بازرسی از تمام نقاطی که مواد شیمیایی انبار شده و یا مورد استفاده قرار می‌گیرد.
- در نظر گرفتن امکان تولید مواد شیمیایی زیان آور به صورت مواد بینابینی،
محصول و یا محصول فرعی

- مد نظر قرار دادن سایر مراحلی که به طور مستقیم در تولید نقش نداشت، ولی می‌توانند باعث تولید مواد شیمیایی زیان آور شوند. مثل تعمیر و نگهداری، نظافت و یا آزمایش ها

۳- طبقه‌بندی و تعیین مواد خطرناک :

پس از شناسایی تمامی مواد شیمیایی موجود، مرحله بعدی تشخیص خطرناک بودن این مواد از نظر شیمیایی است که باید بر اساس نوع خطر دسته بندی شوند.

۴- بازررسی از محیط کار و فرایند و بررسی نحوه تماس افراد با مواد شیمیایی و سیستم‌های کنترلی و حفاظتی :

این مرحله شامل بازررسی از محیط کار مطابق لیست وظایف کاری و مصاحبه با کارگران است. هدف از این مصاحبه آشنایی با مشاغل موجود و اطمینان از در نظر گرفته شدن تمامی گروهها و وظایف کاری است. به عبارت دیگر، پی بردن به این مطلب که آیا کارگران با مواد شیمیایی سمی و زیان آور تماس دارند مستلزم آن است که با آن‌ها در مورد فرایند کار و وظایفسان صحبت شود. برای تسهیل در شناسایی محل هایی که مواد شیمیایی تولید شده یا به کار می‌روند، همچنین روش کار، مسیر انتشار آلودگی و نقاط حساس، می‌توان از چک لیست های بازررسی از محیط کار استفاده کرد.

۵- تعیین میزان تماس :

هدف از این مرحله، تعیین میزان تماس آلینده با فرد و یا تعیین درجهی تماس است.

۶- تعیین عدد ریسک و ارزیابی ریسک :

در ارزیابی ریسک کمی، عدد ریسک به صورت کسر بیان می‌شود به طور مثال یک بر هزار که بیان کننده احتمال وقوع اثرات نامطلوب ماده یا ترکیب مورد نظر است. در ارزیابی‌های نیمه کمی نیز درجه ریسک به صورت یک عدد صحیح برای آن تعیین می‌شود که درجه بیشتر، نشان دهنده خطر بیشتر است. در ارزیابی کیفی، ارزیابی به صورت توصیفی و کیفی بیان می‌شود.

۱۴ / ارزیابی ریسک کیفی واحد تقطیر در جو

۷- ثبت نتایج و ارایه راهکارهای اصلاحی:

در حال حاضر برای کنترل مخاطرات مواد شیمیایی از راهکارها و روش‌های کنترلی زیر استفاده می‌شود:

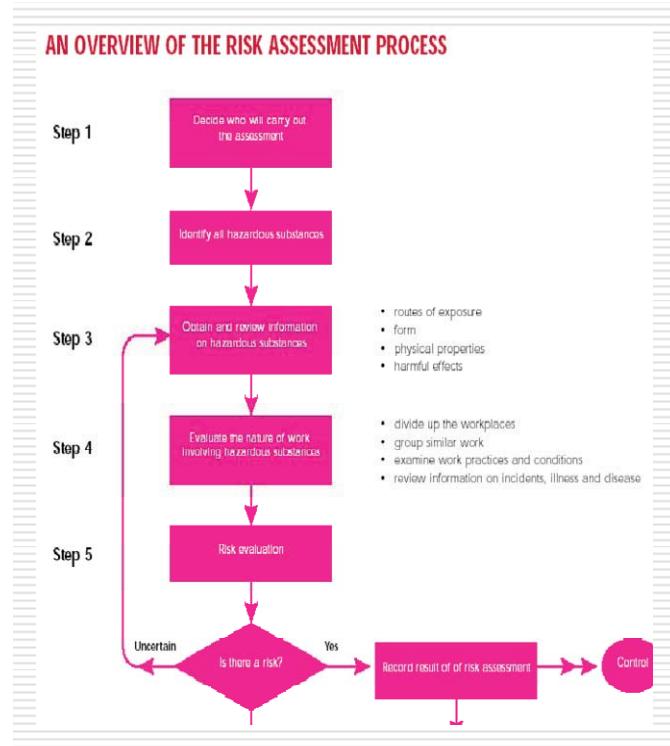
سیستم تهویه

لوازم حفاظت فردی

معاینات شغلی

آموزش

فرایند کلی ارزیابی ریسک کیفی:



ارزیابی ریسک کیفی واحد تقطیر در جو / ۱۵

برخی از مناطق پر مخاطره شیمیایی، در پالایشگاه ها به شرح جدول زیر است:

نام ماده شیمیایی	فرمول شیمیایی	مکان مصرفی	مقدار مجاز TWA	مقدار مجاز STEL	LEL	UEL	سرطان زایی	اندام هدف
تولوئن	C7H8	موم گیری	۵۰		۱/۳	۷/۱	پوست	اعصاب مرکزی - کبد کلیه - پوست
سولفید هیدروژن	H2S	آیزو ماکس - Distillation	۱۰	۱۵	۹/۳	۴۶/۳	-	چشم - تنفس - مرگ ناگهانی
پتان	C5H12	آزمایشگاه	۶۰۰		۱/۵	۷/۸	-	چشم - تنفس - پوست
اسید سولفوریک	H2SO4	Utility	۱	۳	غیر قابل اشتعال	-	-	چشم - پوست - تنفس
آمونیاک	NH3	Utility - Distillation	۲۵	۳۵	۱۶	۲۵		محرك
اکسید کلسیم	CaO	Utility	۲	۵				محرك
سود سوزاور	NaOH	Utility	۲					چشم - پوست تنفس
فورفورال	C5H4O2	روغن سازی	۲		۲/۱	۱۶/۳	-	شش - پوست - سردد

۱۶ / ارزیابی ریسک کیفی واحد تقطیر در جو

برخی مواد شیمیایی مورد استفاده در واحدهای پالایشگاهی :

نام ماده شیمیایی	محل مورد مصرف	ساعت تماس در طول روز
سولفات مس	آیزوماکس	حدود ۲ ساعت
هیدروژن سولفوره	آیزوماکس	حدود ۲ ساعت
نیکل	تبديل کاتالیستی	حدود ۲ ساعت
انواع کاتالیست ها(آلومینا)	محوطه	در زمان تعمیرات
اکسید منیزیم	کلیه قسمت ها	در زمان تعمیرات

قسمت تفکیک → قسمت راکتورها → قسمت کمپرسورها → خوارک سنگین
نفتی دریافتی واحد تقطیر خلاء

[بوتان - پروپان - پنتان (LPG) - سولفات مس - آلومینا - هیدروژن سولفوره -
نیکل - نفت سفید اکسید منیزیم - نفت گاز - آمونیاک]

سولفات مس (یکی از کاتالیست‌های رآکتورهای آیزو ماکس)

شکل ظاهری : جامد - پودر یا کریستال آبی یا خاکستری و بی بو	نام ترکیب شیمیایی: سولفات مس
خطر اشتعال یا حریق : بی اهمیت	خانواده شیمیایی: نمک های مس غیر آلی
از موادی که باید اجتناب شود : هیدروکسی لامین (آتش می گیرد) - در واکنش با استیلن تولید اسیلیرهای منفجره می کند.	فرمول بسته شیمیایی $CUSO_4(xH_2O)$:
ماده جانبی پر خطر : دوده مس	میزان متوسط غلظت وزنی ۸ ساعته: ۳ ppm
خطرات بهداشتی حاد: استنشاق آن ناراحتی و سوزش شدید غشای تنفسی را به دنبال دارد - محلول غليظ آن در چشم سوزش و سرخی ایجاد می کند و باعث پایین آمدن کیفیت سلول های چشمی می شود - در اثر خوردن طعم فزری در دهان و سوزش در گلو، تهوع، اسپاسم و مرگ.	مقدار حد آستانه: ACGIH mg/m³ ۱ TLV
خطرات بهداشتی مزمن : پوستی: سرخی، سوزش و سرخی - استنشاق: سرفه - آسیب مغزی - ناراحتی کلیه - ته نشینی مس در پوشش بیرونی چشم - کم خونی - آرتروز گردن	mg/kg ۹۶۰ : LD50
کمکهای اولیه : شخص به هوای آزاد منتقل شود - اکسیژن و خدمات پزشکی در دسترس باشد - در صورت بلع آب بنوشید ولی استفراغ نکنید	فشار بخار : ۲۵ در ۷/۳ درجه
انتشار و ریزش: نفرات تمیز کننده باید از خطرات آن مطلع باشند - نشتی ها با مواد بی اثر(ماسه) پوشیده شود	وزن مخصوص (آب=۱) : ۳/۶
روش حمل و نقل : از پراکنندن جلوگیری شود - در نور مستقیم قرار نگیرد	نقطه ذوب : ۵۶۰ c
	۴ محلول : PH

کاتالیست آلمینا در واحد گوگرد سازی

نام ترکیب شیمیایی: کاتالیست آلمینا	راههای تماس : استنشاق
فرمول بسته شیمیایی : AL2O3x	خطرات بهداشتی حاد : سوزش چشم و دستگاه تنفسی
وزن مخصوص :	کمکهای اولیه :
در صورت استنشاق به هوای آزاد انتقال داده شود - در تماس پوستی با آب جاری شسته شود - در تماس چشمی ۱۵ دقیقه با آب شسته شود در حالی که چشمها باز باشند- در صورت بلع، ماده با آب شستشو و به بیرون ریخته شود و در صورت نیاز به پزشک مراجعه شود.	+۰۷
بدون بو	شکل ظاهری و بو : جامد گلوله ای سفید به قطر ۳ تا ۶ میلیمتر -
حمل و نقل و نگهداری:	حالت درآب : غیر محلول
استفاده از ماسک تنفسی با فیلتر ریز	حفظه ذوب :
عینک ایمنی : با محافظ جانبی	خطر انفجار و حریق : غیرآتش گیر
از موادی که باید اجتناب شوند: اسیدها و بازهای قوی	

اکسید منیزیم چهت تهیه آب صنعتی در واحد Utility

نام ماده شیمیایی : اکسید منیزیم	راههای تماس: استنشاق - تماس چشمی
فرمول بسته شیمیایی: MgO	خطرات بهداشتی حاد: احتمال سوزش چشم و مجاری تنفسی، سرفه خشک، تنگی تنفس
میزان متوسط غلظت وزنی : ۱۰	خطرات بهداشتی مزمن : خوردن غبارها، موجب آسیب چشم‌ها می‌شود.
حد تماس مجاز : ۱۵	كمک‌های اوليه: در صورت استنشاق، به هوای آزاد منتقل شود و تنفس مصنوعی در صورت نیاز- در تماس پوستی، با آب و صابون شسته شود- در چشم ها، فوری با آب شستشو شود-
وزن مخصوص : ۲/۵-۳/۵	مراحلی که در صورت انتشار باید اتخاذ شوند: به طريقی که گدو غبار ایجاد نشود جمع آوری شود. در صورت استفاده از جاروبرقی، خروجی آن باید دارای فیلتر هوا باشد. از هوای فشرده برای تمیز کردن ریزش‌ها استفاده نشود. از تماس با پوست و چشم و استنشاق بخارها اجتناب شود و ریزش‌ها را در ظروف تمیز و خشک و دارای سریوش جمع شوند.
وزن مولکولی : ۴۰/۳	حمل و نقل: در ظرف نگهداری شود و هنگام جا به جایی از انتشار در محیط کار جلوگیری شود. در صورت انتشار غبارها از ماسک تنفسی ضد گردوغبار استفاده شود.
نقطه ذوب : C ۲۸۰۰	لوازم ایمنی: عینک ضد غبار با حفاظ جانی
شکل ظاهری و بو :	نقطه اشتعال: غیر قابل احتراق گرانول خشک بی بو

هیدروژن سولفوره H₂S در راکتورها و پمپ های آیزوماکس

نقطه اشتعال: C -۸۲	نام ماده شیمیایی: هیدروژن سولفوره
دماهی خود سوزی : C ۲۶۰	فرمول شیمیایی : H ₂ S
خطرات ماده: بسیار سمی است - قابلیت اشتعال بالایی دارد و به سرعت با هوا به ترکیبی انفجاری تبدیل می شود.	شكل ظاهری : گازی بیرونگ با بوی قوی تخم مرغ گندیده
سمیت و خطرات بهداشتی: سمیت بالایی دارد-در حالت استنشاق ممکن است کنده باشد-استنشاق غلظت ۱۰۰۰ ppm (۰/۱٪ آن) ممکن است باعث کما شود- در حالت مرطوب خورنده است-در تماس پوستی باعث سوختگی می شود- در غلظت بالای ppm ۱۵۰ باعث کاهش حساسیت بویایی می شود-محرك است	نقطه جوش : C -۶۰
حد آستانه مجاز : ۰/۵ - ۰ ppm	نقطه ذوب: C-۸۵
کمک های اولیه : در تماس چشمی : به مقدار زیار با آب شسته شودو پزشک-در تماس پوستی : با مقدار زیادی آب و صابون شسته شود، در صورت قرمزی یا زخم به پزشک استنشاق : خیلی سمی است و سبب کما می شود.	پایداری: پایدار ولی با قابلیت اشتعال بسیار بالا
از موادی که باید اجتناب شود: با اکسید کننده های قوی و فلزی، مس، فلورور، سدیم، اتانول به شدت واکنش می دهد	چگالی : ۱/۵۳۹ g/latc atm ۱ -
عبارات ایمنی : مخزن را محکم و درسته و با تهویه مناسب نگه دارید. از منبع جرقه و سیگار دور نگه دارید- در صورت بروز حادثه به پزشک مراجعه شود	حدود انفجار : ۴% - ۴۶%
لوازم حفاظت فردی : عینک های ایمنی - دستکش های لاستیکی- تهویه مناسب	چگالی بخار: ۱/۱۹
	فشار بخار: ۱۷ بار

ارزیابی ریسک کیفی واحد تقطیر در جو / ۲۱

نام ماده شیمیایی : نیکل	نقاطه جوش : ۲۹۱۳-درجه سانتی گراد - ۵۲۷۵ درجه فارنهایت
شکل فیزیکی : جامد - فروزنده و پر درخشش - متالیک و نقره ای با کمی رنگ طلایی	دماهی تبخیر : ۳۷۷ KJ. mol-1 ۵
ترکیبات هم خانواده : سولفید نیکل - نیکل کربونیل	چگالی: ۹۰۸.۸ g. cm-3
اثرات سم شناسی : نیکل کربونیل گازی بی نهایت سمی است و در هوا قابل اشتعال است. سولفید نیکل : کارسینوژنیک است. باعث حساسیت های پوستی و درماتیت می شود. نیکل عامل مهم درماتیت آرژیک است.	چگالی مایع : 7. 81 g. cm-3
نقاطه ذوب : ۱۴۵۵۴-۲۶۵۱ درجه فارنهایت	

نتایج ارزیابی ریسک برخی از مواد شیمیایی در شرکت های پالایش نفت:

سولفید هیدروژن بسیار سمی که باعث کما و مرگ می شود، در کمپرسورها و راکتورها بدون رعایت نکات ایمنی، منتشر می شود و افراد بدون لوازم حفاظتی مناسب با آن در تماس قرار می گیرند. هنگام تعمیرات اساسی میزان مواجهه ۱ تا ۲ ساعت متغیر است، ولی هنگام تعمیرات، افراد از پوشش کامل حفاظتی استفاده می کنند.

کاتالیست نیکل در واحدهای آیزوماکس، هنگامی استفاده می شود که کارکنان باید از پوشش حفاظتی مناسب هنگام تخلیه و... استفاده کنند. این ماده کارسینوژنیک است.

در راکتورها :

آلومینا و نیکل و هیدروژن سولفوره تولید می شود. تماس افراد با کاتالیستها تنها زمانی اتفاق می افتد که کاتالیست واحد تمام شده و یا به علت تعمیرات اساسی کارکنان در تماس با کاتالیستها می خطرناک قرار می گیرند.
هیدروژن سولفوره نیز به علت فشار بالا در برخی نقاط نشست می کند که بسیار خطرناک است.

در قسمت تفكیک :

ترکیبات آلی نظیر بوتان و پنتان از سیکل خارج شده و نفت سفید و نفت گاز و هیدروژن سولفوره و گازهای سبک از این واحد تولید می شوند. نفت سفید خطرناک است ولی از سیکل بسته خارج نشده و تماسی حاصل نمی شود و H2S آزاد می شود.

ارزیابی ریسک کیفی واحد تقطیر در جو / ۲۳

نام ماده شیمیایی	ریسک مثبت +	ریسک منفی -	ریسک نامعلوم
کاتالیست سولفات مس			
هیدروژن سولفوره			
اکسید منیزیم			
آمونیاک			
پروپان - بوتان - پنتان (*LPG)			
نفت گاز*			
نفت خام *			
نیکل			
نفت سفید *			
کاتالیست آلمینیا			

* در ارتباط با LPG، نفت سفید، نفت گاز و نفت خام به ضمیمه ۱ در انتهای پروژه و جداول پیوست که به صورت فایل Excel تهیه شده، مراجعه شود.

ارزیابی نیمه کمی ریسک :

در این روش، ابتدا خطرات ناشی از مواد شیمیایی مشخص، سپس با در نظر گرفتن میزان یا احتمال مواجهه، میزان ریسک محاسبه می‌شود و در مرحله بعد اقدامات کنترلی لازم، برای کاهش ریسک‌های مرتبط معرفی و اولویت‌بندی می‌شوند.

۲۴ / ارزیابی ریسک کیفی واحد تقطیر در جو

روش ارزیابی نیمه کمی ریسک در یازده مرحله انجام می‌پذیرد:

۱- حمایت و تعهد مدیریت

تشکیل یک گروه کاری

۲- مشخص کردن خطرات و تعیین ضریب آنها

- تجزیه فرآیند به وظایف کوچکتر

- شناسایی مواد شیمیایی

- تعیین ضریب خطر

- انجام بازررسی و مصاحبه از مسؤولان و کارکنان

۳- ارزشیابی میزان مواجهه

- جمع آوری اطلاعات مربوط به طول مدت مواجهه و تکرار آن

- تعیین ضریب مواجهه

۴- ارزیابی ریسک

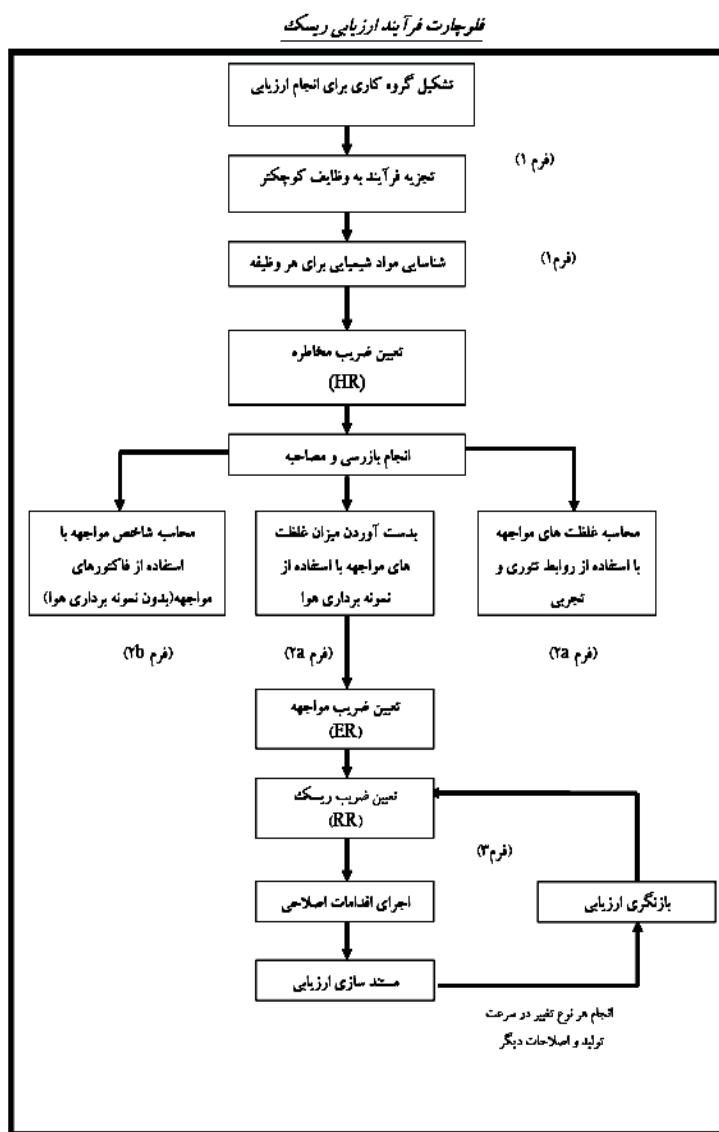
- تعیین ضریب ریسک

- اجرای عملیات اصلاحی

- مستند سازی ارزیابی

- بازنگری ارزیابی

برای انجام ارزشیابی مواجهه سه روش وجود دارد. ارزیاب می‌تواند میزان مواجهه واقعی را برای تعیین ضریب مواجهه (ER) و در نهایت برای سطح ریسک به کار ببرد. اگر میزان مواجهه واقعی مشخص نبود، فاکتورها یا پارامترهای مواجهه، می‌توانند برای تعیین شاخص و ضریب مواجهه استفاده شوند. برای ارزیابی ریسک ناشی از تماس با مواد شیمیایی در مرحله طراحی کارخانه یا فرآیند، ممکن است میزان مواجهه با استفاده از فرمول‌های تئوریک و تجربی تخمین زده شود.



۱- تشکیل گروه کاری

۲- تجزیه فرآیند به وظایف کوچک‌تر

تقسیم بندی و تجزیه فرآیندها به ترتیب زیر صورت می‌گیرد:

- کارخانه به واحدهای کوچک تقسیم می‌شود.
- هر واحد به فرآیندهای کوچک‌تر تقسیم‌بندی می‌شود.
- هر فرآیند به وظایف کوچک‌تر تقسیم‌بندی می‌شود.
- کارگران با توجه به موقعیت مکانی و وظایف کاری گروه‌بندی می‌شوند.
- برای مشاغلی که نیاز به تحرک در کارخانه دارند، مشاغل آن‌ها به صورت خاص ملاحظه می‌شوند.

۳- شناسایی مواد شیمیایی

- لیست مواد موجود در انبار، صورت موجودی، دفتر ثبت، شناسنامه اینمی مواد شیمیایی و بر چسب ظروف

- بازدید همه محل‌هایی که مواد شیمیایی انبار یا مصرف می‌شوند.
- توجه کردن به موادی که ممکن است در طول فرآیند کاری تولید شوند، مانند واسطه‌ها

- محصولات جانبی، محصولات نهایی و کلیه عواملی که از فرآیند بیرون می‌آیند، نظری پسماندها

(جامد و مایع)، ضایعات و ترکیبات ناپایدار

۴- تعیین ضریب مخاطره

پس از شناسایی مواد شیمیایی مصرفی و تولیدی در هر وظیفه، ضریب خطر این مواد مشخص می‌شود. خطرهای ناشی از یک ماده شیمیایی به میزان سمیت و نحوه مواجهه بستگی دارد.

ضریب خطر می‌تواند با توجه به تأثیرات سمی مواد شیمیایی تعیین شود (جدول ۱). روش دیگر تعیین ضریب خطر از طریق مقدار ماده کشنده (LD₅₀) و غلظت کشنده (LC₅₀) مواد شیمیایی است. (لازم به ذکر است که اطلاعات ذکر شده در جداول را می‌توان از شناسنامه اینمی مواد شیمیایی استخراج کرد.)

جدول ۱. ضریب خطر

ضریب خطر	توضیح دسته بندی خطر/تأثیر	مثال از مواد شیمیایی
۱	<ul style="list-style-type: none"> - بدون تأثیرات نامطلوب بر سلامتی - سرطان زایی A5^۱ (ACGIH) - جزء مواد سمنی و مضر نیست 	کلرید سدیم، بوتان، بوتیل استات، کلسیم کربنات
۲	<ul style="list-style-type: none"> - تأثیرات نامطلوب بر مخاط و پوست (بدون شدت زیاد) - سرطان زایی A4 (ACGIH) - ایجاد حسامیت و تحریک برای پوست 	استن، بوتان، استیک اسید، آن/آن-نسک پاریم، خوار آلومینیم
۳	<ul style="list-style-type: none"> - امکان سرطان زایی و جهش زایی در انسان یا حیوان - هنوز اطلاعات کافی در این زمینه اولانه نشده - سرطان زایی A3 (ACGIH) - گروه 2B (IARC) - ماده خودرنده ($1 < \text{pH} < 5$ یا $3 < \text{pH} < 11$) - تحریک تنفسی و جزء طبقه بندی مواد مضر 	توفوژن، زایلن، بوتانول، استالدید، استیک ایدرید، آنیلن
۴	<ul style="list-style-type: none"> - اختلال سرطان زایی، جهش زایی و اخلاعات ژنتیکی (بر اساس مطالعات انجام شده بر روی موجودات آزمایشگاهی) - سرطان زایی A2 (ACGIH) - گروه 2A (IARC) - گروه B (NTP) - ماده خیلی خودرنده ($2 < \text{pH} < 6$ یا $14 < \text{pH} < 11/5$) - ماده سمنی 	فرمالدید، کادمیم، متیلن کلراید، اکسید آنیلن، اکریلو-نیترول، او-۳-بوتانین
۵	<ul style="list-style-type: none"> - سرطان زایی، جهش زایی و اخلاعات ژنتیکی در نوزادان - سرطان زایی A1 (ACGIH) - گروه 1 (IARC) - گروه A (NTP) - ماده خیلی سمنی 	پترن، سرب، ارسنیک، بریم، وینیل کلراید، جیوه، کریستال سیلیکات

۲۸ / ارزیابی ریسک کیفی واحد تقطیر در جو

جدول ۲. ضریب خطر بر حسب سمیت حاد

ضریب خطر	LD ₅₀ مخواکی در موش (وزن بدن Kg)	LD ₅₀ پوستی در موش (وزن بدن Kg)	LD ₅₀ یخچی در موش (mg/Lit)	LD ₅₀ تلفی در موش (mg/Lit)	LD ₅₀ تلفی در موش (mg/Lit) در ۴ ساعت
۲	۲۰۰۰<	۲۰۰۰<	۲۰۰۰<	۲۰<	۲۰<
۳	۲۱۰۰<۲۰۰۰	۲۰۰۰<۲۰۰۰	۲۰۰۰<۲۰۰۰	۱۵<	۱۵<
۴	۲۵<۲۰۰	۲۰۰<۲۰۰	۲۰۰<۲۰۰	۰/۵<۲	۰/۵<۲
۵	<۲۵	<۵۰	<۵۰	<۰/۵	<۰/۵

۵- انجام بازرسی و مصاحبه

یک بازرسی دقیق طبق وظایف کاری لیست شده، در فرم شماره ۱ انجام می‌شود و در حین بازرسی، با کارکنان مصاحبه می‌شود.

۶- جمع آوری اطلاعات طول مدت مواجهه و تکرار آن

برای کارگرانی که در معرض مواد شیمیایی سمی قرار می‌گیرند، میزان مواجهه با توجه به مقدار تکرار، راه و طول مدت مواجهه تعیین می‌شود.
اگر نتایج نمونه برداری از هوا برای وظایف معین قابل دسترسی باشند، فرم 2a باید استفاده شود. جایی که نتایج نمونه برداری از هوا موجود نیست، فاکتورهای مواجهه، می‌توانند برای محاسبه ضریب مواجهه استفاده شوند.

فرم ۲ ب- (نتایج پایش هوا در دسترس نیست)

پنج فاکتور فشاربخاریا اندازه ذرات، نسبت آستانه بویایی به حد مجاز مواجهه، میزان کنترل، مقدار ماده شیمیایی مورد مصرف و ساعت کاری با توجه به جدول ۳ (جدول تعیین شاخص ۲) مشخص و ثبت می‌شود. تعیین تمام فاکتورهای فوق الذکر الزامی نیست و با توجه به اطلاعات موجود، پارامترهای قابل دسترسی به کار برده می‌شوند، ولی به طور حتم هر چه تعداد شاخص‌های استفاده شده بیشتر باشد، جوابی دقیق‌تر به دست خواهد آمد.

۷- تعیین ضریب مواجهه:

هنگامی که نتایج حاصل از نمونه برداری و پایش هوا قابل دسترسی باشد، متوسط وزنی - زمانی با استفاده از رابطه زیر تخمین زده می شود:

$$E = \frac{F \cdot D \cdot M}{W}$$

E: میزان مواجهه هفتگی

F: تکرار مواجهه در هفته (تعداد در هفته)

M: شدت مواجهه

W : متوسط ساعت کار در هفته (۴۰ ساعت)

D : متوسط طول مدت هر مواجهه (ساعت)

در رابطه (۱) فرض شده است که زمانی که وظیفه انجام نمی شود، هیچگونه مواجهه‌ای وجود ندارد. این فرضیه باید در مورد هر وظیفه ای که تحت بررسی قرار می گیرد، در نظر گرفته شود تا صحت محاسبات تایید شود.

ضریب مواجهه: ER

(E) مقدار مواجهه که از رابطه بالا به دست آمد با مقادیر مواجهه مجاز بلند مدت PEL مقایسه می شود و سپس ضریب مواجهه از طریق جدول زیر تعیین می شود:

جدول ۳: ضریب مواجهه

ضریب مواجهه (ER)	E/PEL
۱	< ۰/۱
۲	۰/۱-۰/۵
۳	۰/۵-۱/۰
۴	۱/۰-۲/۰
۵	۲/۰ ≤

۳۰ / ارزیابی ریسک کیفی واحد تقطیر در جو

تعیین ضریب مواجهه با استفاده از تعیین شاخص‌های مواجهه:

هنگامی که نتایج حاصل از نمونه برداری و پایش هوا در دسترس نباشد، ضریب مواجهه می‌تواند از طریق شاخص‌های مواجهه (EI) و با استفاده از رابطه زیر بدست آید:

$$ER = (EI_1 \cdot EI_2 \cdot \dots \cdot EI_n)^{1/n} = N$$

شاخص‌های مواجهه در یک مقیاس عددی از ۱ تا ۵ و به ترتیب افزایش شدت مواجهه درجه بندی شده اند، به این معنی که عدد ۱ شدت مواجهه خیلی پایین، عدد ۵ خیلی بالا و عدد ۳ متوسط را نشان می‌دهد.

جدول ۴. شاخص و فاکتورهای مواجهه

۵	۴	۳	۲	۱	شاخص مواجهه فاکتور مواجهه
۱۰۰< mmHg	۱۰-۱۰۰ mmHg	۱-۱۰ mmHg	۰/۱-۱ mmHg	<۰/۱ mmHg	فشار پتانچار یا قطر آفرودینامیکی ذره
ماده خشک و ذرات ریز و پودری میکرون >۱۰ میکرون	ماده خشک و ذرات ریز میکرون ۱۰-۱۰۰	ماده خشک و ذرات با قطر کم >۱۰ میکرون	قطر بزرگ و ماده خشک	قطر بزرگ ، توده یا ماده مرطوب	نسبت آستانه بویایی به حد صحیح مواجهه
۲<	۱-۲	۰/۵-۱	۰/۱-۰/۵	>۰/۱	$\frac{OT}{PEL}$
کلابدون کترول ، معیط پر غبار	کترول تا کافی ، محیط پر غبار	کترول کافی بدون نگهداری & غبار متوسط	کترول کافی یا نگهداری نامنظم	کترول کافی با نگهداری منتظم	صیزان کترول آلاندنه
مقدار متوسط ، کارگران آموخته ندیده برای حمل و کار	مقدار زیاد ، کارگران آموخته دیده برای حمل و کار	مقدار متوسط ، کارگران آموخته دیده برای حمل و کار	مقدار کم صرف ۱-۱۰	اغلب مقدار ناچیز	مقدار ماده مورد صرف در هفته
>۱۰۰ کیلوگرم با لیتر	۱۰۰-۱۰۰۰ کیلوگرم با لیتر	کیلوگرم با لیتر	کیلوگرم با لیتر	کیلوگرم با لیتر	ساعات کاری در هفته
ساعات ۳۲-۴۰	ساعت ۲۴-۳۲	ساعت ۱۶-۲۴	ساعت ۸-۱۶	ساعت >۸	

در ردیف اول جدول فوق وقتی که ماده شیمیایی یک مایع در دمای اتاق است، خطر مواجهه با آن بستگی به فشار بخار دارد که می‌تواند از روی شناسنامه ایمنی ماده شیمیایی (MSDS) به دست آید. فشار بخار به دما بستگی دارد و به زمانی که فشار بخار یک مایع در دمای دیگری در، MSDS ماده ثبت شده است. فشار بخار آن می‌تواند با استفاده از رابطه آنتوان^{*} محاسبه شود. وقتی که یک ماده شیمیایی جامد داریم، خطر مواجهه تنفسی با آن بستگی به اندازه ذرات جامد دارد و برای قضاوت در مورد آن باید بازدیدهایی از محل کار انجام شود. اندازه ذرات از طریق محاسبه قطر آئرودینامیکی به دست می‌آید که رابطه آن در زیر آمده است :

$$*\frac{(\text{وزن مخصوص توده شیمیایی})}{(\text{علووه بر فشاربخار یا قطر آئرودینامیکی})} \times \text{قطر ذره} = \text{قطر آئرودینامیکی}$$

علاوه بر فشاربخار یا قطر آئرودینامیکی ذرات، ضریب مواجهه به میزان مواجهه مجاز آستانه بیوایی قابل تشخیص یک ماده شیمیایی (OT) بستگی دارد به مقادیر آن‌ها، به ترتیب از پیوست ۴ و ۵ قابل استخراج است و از روی ردیف دوم جدول ۴ در مورد آن قضاوت می‌شود.

۸- تعیین ضریب ریسک :

پس از تعیین ضریب مخاطره (مرحله چهارم) و ضریب مواجهه (مرحله هفتم)، ضریب ریسک طبق رابطه زیر به دست می‌آید :

$$RR = (HR \cdot ER)^{1/2}$$

علت جذر گرفتن از نتیجه حاصل، به دست آوردن یک عدد در محدوده ۱ تا ۵ است. ریسک هر وظیفه و رتبه‌بندی آن با توجه به جدول زیر تعیین می‌شود.

۳۲ / ارزیابی ریسک کیفی واحد تقطیر در جو

جدول ۷: ضریب ریسک

دقت	ضریب ریسک
ناقص	۰-۱/۲
کم	۱/۲-۲/۸
متوسط	۲/۸-۳/۵
زیاد	۳/۵-۴/۰
خیلی زیاد	۴/۰-۰

۹- اجرای اقدامات اصلاحی :

اقدامات اصلاحی ممکن، برای سطوح مختلف ریسک اشاره شده است :

(۱) ریسک ناقص

- پایان ارزیابی
- ارزیابی مجدد هر ۵ سال یک بار

(۲) ریسک کم

- حفظ کنترل موجود

- انجام غیر مستمر نمونه برداری هوا (در صورت نیاز)

- ارزیابی مجدد هر ۴ سال یک بار

(۳) ریسک متوسط :

- تکمیل و حفظ کنترل موجود

- انجام مستمر نمونه برداری هوا (در صورت نیاز)

- آموزش کارگران در صورت لزوم

- ارزیابی مجدد هر ۳ سال یک بار

(۴) ریسک زیاد :

- تکمیل کنترل های مهندسی مؤثر

- انجام نمونه برداری هوا
- آموزش کارگران

- بهبود برنامه استفاده از جهاز حفاظت تنفسی
- تهیه وسایل حفاظت فردی مناسب مانند عینک، دستکش و...
- توسعه و تکمیل ایمنی فنی و تصحیح روش‌های انجام کار
- تنظیم دستورالعمل های شرایط اضطراری و کمک‌های اولیه
- ارزیابی مجدد بعد از انجام مراحل فوق

۵) ریسک خیلی زیاد :

- تکمیل کنترل‌های مهندسی مؤثر
 - انجام نمونه برداری هوا
 - آموزش کارگران
- تهیه وسایل حفاظت فردی مناسب مانند عینک، دستکش و...
 - توسعه و تکمیل ایمنی فنی و تصحیح روش‌های انجام کار
 - تنظیم دستورالعمل های شرایط اضطراری و کمک‌های اولیه
 - ارزیابی مجدد(ارزیابی دقیق) بعد از انجام مراحل بالا

۶- مستند سازی ارزیابی :

تمام ارزیابی‌ها باید به خوبی در فرم‌های مربوطه ثبت و به صورت نوشته یا در حافظه‌ی رایانه نگهداری شوند.

۷- بازنگری ارزیابی :

در صورت تحقق تغییرات در مقدار تولید، مواد اولیه، محصولات، فرآیندها و یا اقدامات کنترلی و وجودگزارشی مبنی بر بیماری ناشی از کار در واحدهای کاری، وقوع حادثه یا رویداد بر اثر کنترل نامطلوب پاییش‌های محیطی و فردی نشان‌دهنده نقص سیستم کنترل ... بازنگری لازم است.

۳۴ / ارزیابی ریسک کیفی واحد تقطیر در جو

جدول شرایط تماس کارکنان با مواد شیمیایی در واحد تقطیر در جو

ردیف	عنوان شغل	مواد شیمیایی	نحوه تماس	مدت تماس	شرایط تماس	ملاحظات
۱	out site operator	LPG	تماس انفاقی سالانه	کمتر از ۵ بار در سال به مدت هر بار ۱۰ دقیقه	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
		نفت سفید	تماس روزانه	حداکثر ۱۰ دقیقه	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
		نفت گاز	تماس انفاقی ماهانه	حداکثر چهار ساعت	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
		نفت خام	تماس روزانه	حداقل سی دقیقه	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
۲	Maintenance operator	LPG	تماس انفاقی سالانه	کمتر از ۵ بار در سال به مدت هر بار ۱۰ دقیقه	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
		نفت سفید	تماس روزانه	حداکثر ۱۰ دقیقه	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
		نفت گاز	تماس انفاقی ماهانه	حداکثر چهار ساعت	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
		نفت خام	تماس روزانه	حداقل سی دقیقه	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
۳	ناظر(نیابتی) فنی، (...HSE)	LPG	تماس انفاقی سالانه	کمتر از ۵ بار سال به مدت هر بار ۱۰ دقیقه	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
		نفت سفید	تماس روزانه	حداکثر ۱۰ دقیقه	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
		نفت گاز	تماس انفاقی ماهانه	حداکثر چهار ساعت	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
		نفت خام	تماس روزانه	حداقل سی دقیقه	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE

ارزیابی ریسک کیفی واحد تقطیر در جو / ۳۵

ردیف	عنوان شغل	مواد شیمیایی	نحوه تماس	مدت تماس	شرایط تماس	ملاحظات
۱	out site operator	LPG	تماس اتفاقی سالانه	کمتر از ۵ بار در سال به مدت هر بار ۱۰ دقیقه	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
		نفت سفید	تماس روزانه	حداکثر ۱۰ دقیقه	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
		نفت گاز	تماس اتفاقی ماهانه	حداکثر چهار ساعت	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
		نفت خام	تماس روزانه	حداقل سی دقیقه	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
۲	Maintenance operator	LPG	تماس اتفاقی سالانه	کمتر از ۵ بار در سال به مدت هر بار ۱۰ دقیقه	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
		نفت سفید	تماس روزانه	حداکثر ۱۰ دقیقه	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
		نفت گاز	تماس اتفاقی ماهانه	حداکثر چهار ساعت	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
		نفت خام	تماس روزانه	حداقل سی دقیقه	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
۳	ناظرین، پارسی فنی، (...HSE)	LPG	تماس اتفاقی سالانه	کمتر از ۵ بار سال به مدت هر بار ۱۰ دقیقه	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
		نفت سفید	تماس روزانه	حداکثر ۱۰ دقیقه	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
		نفت گاز	تماس اتفاقی ماهانه	حداکثر چهار ساعت	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE
		نفت خام	تماس روزانه	حداقل سی دقیقه	تماس در فضای آزاد	عدم استفاده مناسب از PPE

۳۶ / ارزیابی ریسک کیفی واحد تقطیر در جو

نتایج ارزیابی ریسک:

خلاصه نتایج ارزابی کیفی و نیمه کمی مشاغل در واحد تقطیر در جو به شرح

جدول زیر است:

(شرح کامل و دلایل مربوطه در جداول پیوست (بصورت فایل مستقل Excel) و ضمیمه آمده است)

ناظرین (پازرسی فنی، HSE,...)	Maintenance operator			out site operator			شغل مواد شیمیایی ریسک
	نفت خام	نفت گاز	نفت سفید	نفت خام	نفت گاز	نفت سفید	
حفاظ کترنل موجود - انجام غیر مستمر نهونه برداری هوا-ازبینی مجدد ۴ سال یک بار	۵	۲	۳۴.۱	POS	۲	۷.۱	NEG
حفاظ کترنل موجود - انجام غیر مستمر نهونه برداری هوا-ازبینی مجدد ۴ سال یک بار	۵	۲	۸۴.۰	POS	۳	۸۸.۱	POS
حفاظ کترنل موجود - انجام غیر مستمر نهونه برداری هوا-ازبینی مجدد ۴ سال یک بار	۵	۲	۴۸.۰	POS	۱	۱	NEG
پیان ارزابی - ارزابی مجدد هسال یک بار	۱	۱	۱	NEG	۱	۱	LPG
حفاظ کترنل موجود - انجام غیر مستمر نهونه برداری هوا-ازبینی مجدد ۴ سال یک بار	۵	۲	۴۸.۲	POS	۲	۷.۱	NEG
حفاظ کترنل موجود - انجام غیر مستمر نهونه برداری هوا-ازبینی مجدد ۴ سال یک بار	۵	۲	۳۴.۰	POS	۳	۸۸.۱	POS
حفاظ کترنل موجود - انجام غیر مستمر نهونه برداری هوا-ازبینی مجدد ۴ سال یک بار	۵	۲	۴۸.۲	POS	۱	۱	NEG
پیان ارزابی - ارزابی مجدد هسال یک بار	۱	۱	۱	NEG	۱	۱	LPG
حفاظ کترنل موجود - انجام غیر مستمر نهونه برداری هوا-ازبینی مجدد ۴ سال یک بار	۵	۲	۴۸.۲	POS	۲	۷.۱	NEG
حفاظ کترنل موجود - انجام غیر مستمر نهونه برداری هوا-ازبینی مجدد ۴ سال یک بار	۵	۲	۳۴.۰	POS	۳	۸۸.۱	POS
حفاظ کترنل موجود - انجام غیر مستمر نهونه برداری هوا-ازبینی مجدد ۴ سال یک بار	۵	۲	۴۸.۲	POS	۱	۱	NEG
پیان ارزابی - ارزابی مجدد هسال یک بار	۱	۱	۱	NEG	۱	۱	LPG
حفاظ کترنل موجود - انجام غیر مستمر نهونه برداری هوا-ازبینی مجدد ۴ سال یک بار	۵	۲	۴۸.۲	POS	۲	۷.۱	NEG
حفاظ کترنل موجود - انجام غیر مستمر نهونه برداری هوا-ازبینی مجدد ۴ سال یک بار	۵	۲	۳۴.۰	POS	۳	۸۸.۱	POS
حفاظ کترنل موجود - انجام غیر مستمر نهونه برداری هوا-ازبینی مجدد ۴ سال یک بار	۵	۲	۴۸.۲	POS	۱	۱	NEG
پیان ارزابی - ارزابی مجدد هسال یک بار	۱	۱	۱	NEG	۱	۱	LPG
نفت سفید ریسک کل	۱	۱	۱	NEG	۱	۱	NEG
ردیف اتمامات اصلاحی				ردیف کل	ردیف کل	ردیف کل	ردیف کل
ردیف نیمه کمی ریسک				ردیف کل	ردیف کل	ردیف کل	ردیف کل

این کتابچه شرح مختصری است از برخی قسمت‌ها و عملیات اجرایی در شرکتهای پالایش نفت که ضمن آن به معرفی برخی مواد شیمیایی مصرفی و تولیدی در پالایشگاه و شرح حضور هر یک از این مواد در قسمت‌های مختلف پرداخته شده است،

