



مدل سازی پیامد نشت هگزان از مخازن ذخیره هگزان و تدوین برنامه واکنش در شرایط

اضطراری در یک مجتمع پتروشیمی

محمد حسین بهشتی^۱، روح اله حاجی زاده^۲، احمد مهری^۳، مریم برهانی^۴

تاریخ پذیرش: ۹۴/۰۷/۲۰

تاریخ ویرایش: ۹۴/۰۳/۲۱

تاریخ دریافت: ۹۳/۱۱/۲۶

چکیده

زمینه و هدف: نشت مواد سمی در صنایع فرایندی و شیمیایی همواره یکی از عوامل تهدیدکننده افراد شاغل و ساکنین اطراف این صنایع است. هدف از انجام این مطالعه مدل سازی نشت هگزان تدوین برنامه واکنش در شرایط اضطراری است.

روش بررسی: در این مطالعه ضمن تشریح عوامل مؤثر بر تخلیه و انتشار مواد، نرم افزار LOHA به عنوان یکی از مناسب ترین نرم افزارها جهت مدل سازی انتشار هگزان از مخزن ذخیره ۵۷۹ هزار گالنی یک واحد پتروشیمی مورد استفاده قرار گرفته و بر اساس نتایج مدل سازی، برنامه واکنش در شرایط اضطراری در زمان نشت هگزان تهیه و ارائه گردید. این نرم افزار علاوه بر مدل سازی پخش مواد قادر به مدل سازی پیامدهای آتش و انفجار می باشد و به عنوان یکی از ابزارهای تصمیم گیری شرکت ها و دولت ها در امر مخاطرات صنعتی و ایمنی عمومی شناخته شده است.

یافته ها: بر اساس نتایج این مطالعه قطر استخر تشکیل شده ۲۰۰ متر و تا حدود ۱۴۰ متر اطراف مخزن غلظت گاز هگزان ppm ۸۶۰۰ می باشد که خطر مرگ و تهدید زندگی افرادی که در این منطقه قرار دارند وجود دارد. غلظت هگزان تا فاصله ۱۶۰ متری از مخزن، ppm ۷۲۰۰ می باشد که حدود ۶۰٪ حداقل غلظت قابل اشتعال (LEL) گاز هگزان است در صورت انفجار ابر بخار تشکیل شده تحت سناریوی ۱ فشار موج انفجار تا فاصله ۱۳۳ متر از مخزن منجر به تخریب ساختمان های محل گردد از این محدوده تا فاصله ۱۹۶ متری مخزن باعث صدمات جدی می شود. در صورت وقوع سناریوی ۲ (انتشار هگزان از مخزن همراه با شعله) میزان تشعشع حرارتی تا فاصله ۳۵۳ متری از مخزن حدود ۱۰ KW/sqm است و تا فاصله ۴۹۱ متری مخزن میزان تشعشع حرارتی برابر ۵ KW/sqm است.

نتیجه گیری: عواقب ناشی از سمیت هگزان جدی ترین خطری است که پرسنل را تهدید می کند. تهیه طرح واکنش در شرایط اضطراری نقش مؤثری در محدود نمودن اثرات زیان بار انتشار مواد سمی و خطرناک خواهد داشت.

کلیدواژه ها: مدل سازی، ارزیابی ریسک، هگزان، نشت هگزان.

مقدمه

رشد روزافزون تقاضاها و توسعه تکنولوژی های جدید، احداث نیروگاه ها، صنایع و مجتمع های پتروشیمی جدید را اجتناب ناپذیر می سازد. یکی از مراحل اساسی در احداث پالایشگاه ها و مجتمع های پتروشیمی تعیین مکان مناسب برای احداث آن هاست که نیازمند توجه به معیارها و عوامل مختلفی است. ضوابط و عوامل تأثیر گذار در انتخاب مکان مناسب برای احداث انواع نیروگاه ها و صنایع بزرگ در مطالعات مختلفی مورد بررسی قرار گرفته است. ایمنی از مهم ترین مقوله های مورد بحث در صنایع نفت و گاز و پتروشیمی می باشد. نشت مواد سمی و خطرناک در

صنایع فرایندی و شیمیایی همواره یکی از عوامل تهدیدکننده افراد شاغل و ساکنین اطراف این صنایع و همچنین آسیب به محیط زیست بوده است [۱ و ۲] و علیرغم تلاش های فراوان کارخانجات و صنایع در جهت مدیریت ایمن مواد شیمیایی، احتمال بروز حوادث ویرانگر و کشنده همواره وجود دارد [۱۴]. پالایشگاه های نفت با توجه به ماهیت فعالیت هایی که در واحدهای مختلف نظیر واحد تقطیر، کاهش گر انرژی، تصفیه گاز مایع، تبدیل کاتالیستی، آیزوماکس و هیدروژن سازی انجام می شود، طیف وسیعی از مواد شیمیایی را به عنوان پسماند تولید می کند که دارای اثرات زیست محیطی و بهداشتی خطرناکی است. علاوه

۱- مربی گروه بهداشت حرفه ای، دانشکده بهداشت، دانشگاه علوم پزشکی گناباد، گناباد، ایران.

۲- (نویسنده مسئول) دانشجوی دکتری مهندسی بهداشت حرفه ای، مرکز تحقیقات سلامت کار، دانشگاه علوم پزشکی قم، قم، ایران. roohalahhajizade@gmail.com

۳- کارشناسی ارشد مهندسی بهداشت حرفه ای، دانشکده بهداشت، دانشگاه علوم پزشکی ایلام، ایلام، ایران.

۴- کارشناسی ارشد مهندسی بهداشت حرفه ای، دانشکده بهداشت، دانشگاه علوم پزشکی تهران، تهران، ایران.

مواد، نحوه پخش ماده در محیط و اتمسفر از اهمیت ویژه‌ای برخوردار است به‌طور کلی هدف اصلی مدل سازی پخش مواد، تخمین غلظت ماده منتشر شده در محیط در یک فاصله معین و زمان خاص است. نتایج حاصل از خروجی نرم افزار می تواند معیاری جهت تدوین حداکثر مناطق متأثر از غلظت‌های خطرناک ناشی از نشت مواد در نظر گرفته شود بدین طریق امکان تدوین طرح واکنش در شرایط اضطراری میسر خواهد شد. یکی از نرم‌افزارهای ارائه شده برای مدل سازی پیامدهای ناشی از رها شدن مواد در محیط، نرم‌افزار ALOHA است [۱۱ و ۱۲] که از قوی‌ترین و مشهورترین نرم‌افزارها در این زمینه است. ALOHA^۱ به معنی محل‌های هوایی پرخطر در جو است ALOHA برنامه کامپیوتری ویژه‌ای است که با مدل سازی و پیش‌بینی روند نشت به عکس‌العمل بهتر در برابر حوادث ناشی از رهائش اتفاقی یک ماده شیمیایی کمک می‌کند این نرم‌افزار قادر است تمامی پیامدهای رها شدن مواد در محیط اعم از آتش، انفجار و آثار سمیت مواد را پیش‌بینی کند. این نرم‌افزار توسط EPA^۲ برای مدل سازی حوادث ناشی از رهایی مواد سمی، منفجره و یا آتش و انفجار در پیامد آن‌ها عرضه شده است. این نرم‌افزار دارای بانک اطلاعاتی بسیار غنی (اطلاعات بیش از ۱۰۰۰ ماده شیمیایی) و محیطی ساده برای جلوگیری از اشتباهات کاربر است [۱۳].

با توجه به اهمیت موضوع متأسفانه مطالعات انجام شده در این زمینه بسیار محدود است. ماهونی و همکاران در سال ۲۰۰۸ الگویی را جهت مشخص نمودن مناطق انجام واکنش در شرایط اضطراری تحت عنوان مناطق داغ^۳، گرم^۴ و سرد^۵ با استفاده از نرم‌افزار ALOHA در اطراف محدوده انتشار گازهای سمی

بر تولید پسماندهای خطرناک نشت مواد سمی و خطرناک در صنایع فرآیندی و شیمیایی همواره یکی از عوامل تهدیدکننده افراد شاغل و ساکنین اطراف این صنایع و همچنین آسیب به محیط زیست بوده است [۱۶]. پیامدهای ناشی از رهائش یک ماده را می‌توان به ۳ دسته ایجاد آتش‌سوزی، ایجاد انفجار و آثار مربوط به سمیت مواد در محیط تقسیم کرد [۳] یکی از روش‌های مؤثر در انجام اقدامات پیشگیرانه، مطالعه پیامد حوادث با استفاده از روش‌های ارزیابی ریسک و مدل‌های پخش اتمسفری [۴] و تهیه برنامه واکنش در شرایط اضطراری است.

در واقع آخرین سطح حفاظتی یک واحد فرآیندی برنامه شرایط اضطراری است. هدف از برنامه شرایط اضطراری ایجاد سازمان‌دهی قابلیت بالای آمادگی در شرایط اضطراری جهت پیشگیری و کاهش میزان خسارت احتمالی است [۱۵]. تعیین شعاع آسیب‌رسانی در حین بروز یک حادثه مربوط به انتشار گازهای سمی از اهمیت به سزایی برخوردار است. این کار جهت مشخص شدن حریم ایمن و خطر است تا بتوان در صورت وقوع چنین رویدادی افراد را از محدوده خطر دور کرده و میزان تلفات را کاهش داد. امروزه برای مدل سازی پخش مواد، مدل‌های متفاوتی ارائه شده است، پرکاربردترین این مدل‌ها، مدل‌های گاوسی هستند که پایه تمامی آن‌ها مدل توده‌ای گاوس است [۵، ۶]. استفاده از نرم‌افزارهای کامپیوتری یکی از عواملی است که می‌تواند زمان صرف شده برای مدل سازی حوادث را به حداقل برساند. امروزه مدل‌های نرم‌افزاری متعددی چون ALOHA و SLAB DEGADIS-PHAST به‌منظور مدل سازی پخش مواد سمی و خطرناک تهیه شده است که هر یک متناسب با کاربرد آن دارای ویژگی‌های خاصی می‌باشند [۷] با انجام مدل سازی پخش مواد با استفاده از نرم‌افزارهای معتبر، علاوه بر مشخص نمودن محدوده متأثر از نشت مواد سمی و خطرناک می‌توان برنامه واکنش در شرایط اضطراری را با استفاده از نتایج مدل سازی طرح‌ریزی نمود. علاوه بر مدل سازی تخلیه

¹ Areal Location of hazardous Atmosphere

² Environmental Protection Agency

³ Hot zone

⁴ Warm zone

⁵ Cold zone

این مطالعه ضمن تشریح عوامل مؤثر بر تخلیه و انتشار مواد، نرم افزار ALOHA به عنوان یکی از مناسب ترین نرم افزارها جهت مدل سازی انتشار هگزان از مخزن ذخیره 20 هزار تنی یک واحد پتروشیمی مورد استفاده قرار گرفته و بر اساس نتایج مدل سازی و برنامه واکنش در شرایط اضطراری در زمان انهدام ناگهانی مخزن هگزان تهیه و ارائه گردیده است.

روش بررسی

در مطالعه حاضر به بررسی و مدل سازی نحوه انتشار هگزان از مخزن ذخیره ۵۷۹ هزار گالنی در یک مجتمع پتروشیمی پرداخته شده و در ادامه به عوامل مؤثر بر کاهش محدوده متأثر از انتشار این ماده و همچنین تهیه طرح واکنش در شرایط اضطراری در آن مجتمع و منطقه متأثر از انتشار هگزان اشاره می گردد. جهت توسعه یک برنامه واکنش در شرایط اضطراری باید خطرات موجود در سایت واحد مورد مطالعه و نیز بررسی بدترین سناریوهای ممکن مورد مطالعه قرار گیرند [۲۰]. جهت تعیین سناریوها از نتایج ارزیابی ریسک فرایندی با روش HAZOP استفاده شد. خطرات فرایندی با روش HAZOP مشخص شده بود. به کمک این نتایج، سناریوهای انتشار گاز هگزان مشخص و با استفاده از ماتریس شاخص ریسک RRI^7 برای هر کدام از سناریوها تعیین شد. سناریوهایی که شاخص ریسک آنها غیر قابل قبول یا نامطلوب بود جهت شبیه سازی انتشار به کار برده شدند. در این مطالعه، هگزان به صورت مایع در یک مخزن با طول ۲۰ و قطر ۱۲ متر در شرایط دمایی ۲۰ درجه سانتی گراد نگهداری می شود شیر خروجی با قطر ۲۴ اینچ و در فاصله ۱۰ سانتی متری از کف مخزن قرار دارد. با فرض نشت ناگهانی مخزن مقداری از هگزان سریعاً تغییر فاز داده و به صورت گاز پخش می شود ولی مقدار قابل توجهی نیز روی سطح و در دیواره بتنی اطراف تانک جمع می شود که متناسب با آهنگ تبخیر شروع

ارائه نمودند که بر پایه راهنماهای سطوح مواجهه حاد (AEGLS)^۶ بود اما در مطالعه خود به وظایف گروه های مختلف در هنگام انتشار گاز سمی اشاره ای نکرده بودند [۱۷]. تسنگ و همکاران (۲۰۰۸) طی مطالعه ای مراحل مختلف برنامه واکنش در شرایط اضطراری در مواجهه با گاز کلر در کارخانجات فرآیندی در کشور تایوان را بررسی کردند، اما از هیچ روش ارزیابی ریسک فرآیندی استفاده نکرد و سناریوهای رهایش را مشخص نکرده بود. همچنین شعاع آسیب رسانی کلر در هنگام رهایش در محیط تعیین نشده بود [۱۸]. در کشور ما با وجود اهمیت خطرات مواجهه با مواد شیمیایی، به طور کلی برنامه ای مدون جهت واکنش در شرایط اضطراری با توجه به ماهیت مواد مختلف و خطرات مربوطه، سطح ریسک و دامنه انتشار آنها به صورتی که در حداقل زمان ممکن بیشترین اثربخشی را داشته باشد، وجود ندارد. یکی از مواد با قابلیت بالای آسیب زایی که امروزه به صورت گسترده ای در صنعت پتروشیمی استفاده می شود هگزان می باشد. تعداد زیادی از حوادث بزرگ صنعتی در قرن گذشته مربوطه به انتشار این گاز سمی در محیط بوده است [۱۹]. افراد در معرض خطر تماس می توانند شامل کارکنان نزدیک محل نشتی و نیز افراد عمومی جامعه باشند که در محل های مجاور ناحیه صنعتی سکونت دارند. وجود واحد مخازن حاوی گاز هگزان تحت فشار در پتروشیمی و عدم مطالعه خطرات فرآیندی این واحد سبب شده است تا خطرات مربوط به انتشار گاز هگزان و نیز طراحی برنامه واکنش در شرایط اضطراری در این واحد نادیده گرفته شود.

هدف این مطالعه بررسی هدف این مطالعه بررسی سناریوهای ممکن رهایش گاز هگزان در واحد ذخیره سازی یک مجتمع پتروشیمی در غرب کشور و ارائه الگوی بهینه برنامه واکنش در شرایط اضطراری برای هر دسته از این رهایش ها با توجه به سطوح اضطرار تعریف شده توسط موسسه CCPS می باشد. در

⁷. Risk Ranking Index

⁶. Acute Exposure Guideline levels

مرگ شده و یا مواجهه در این سطح تهدیدکننده حیات افراد باشد. در AEGL ها تراکم هوابرد است و بر حسب قسمت در میلیون یا میلی گرم بر مترمکعب بیان می شود. علاوه بر این جهت تهیه برنامه واکنش در شرایط اضطراری از ERPG (Emergency Response Program Guideline) استفاده می شود. مقادیر راهنمای طرح ریزی پاسخ در شرایط اضطراری (ERPG) مقادیری هستند که در راستای تخمین گستره های غلظت مورد استفاده قرار می گیرند.

ERPG-1: حداکثر مقدار غلظت ماده در هوا است که انتظار می رود در مقادیر در حدود و نزدیک به آن، همه افرادی که به مدت بیش از یک ساعت با آن غلظت در معرض و مواجهه هستند، فقط اثرات خفیف و زودگذر را تجربه کنند و یا بوی ماده را احساس کنند.

ERPG-2: حداکثر مقدار غلظت ماده هوابرد است که انتظار می رود در مقادیر در حدود و یا نزدیک آن، همه افرادی که بیش از یک ساعت در معرض و مواجهه هستند، اثرات توسعه ای غیر برگشت پذیر و یا اثرات نامطلوب وخیم را بر سلامتی تجربه نکنند به طوری که اقدامات حفاظتی و پیشگیرانه فرد در معرض و مواجهه مختل نشود.

ERPG-3: حداکثر مقدار غلظت ماده هوابرد است که انتظار می رود در مقادیر در حدود و یا نزدیک آن، همه افرادی که بیش از یک ساعت در معرض و مواجهه هستند، اثراتی را که منجر به تهدید حیات و زندگی آن ها می شود را تجربه نکنند.

ضمناً بر اساس گزارش سازمان هواشناسی منطقه این مطالعه با این فرض انجام شد که سرعت جریان باد از جنوب و در ارتفاع ۱۰ متر از زمین برابر ۸ متر بر ثانیه می وزد و محیط زمین اطراف مخزن خاکی بوده و شرایط برای تشکیل استخر با بیشترین قطر ممکن وجود دارد. این مطالعه تحت شرایط ۳ سناریوی مختلف انجام شد که به صورت زیر بیان شده است.

• **سناریوی ۱:** مایع از شیر خروجی نشت کرده تشکیل یک استخر تیخیر شونده می دهند.

✓ **بخش ۱-۱:** مدل سازی تشکیل ابر بخار سمی

به تغییر فاز از مایع به بخار می نماید. لازم به ذکر است که از محدودیت های مدل سازی نشت گازها با کمک نرم افزارها این است که باید شرایط محل نشت به نرم افزار وارد شود. به همین دلیل مدل سازی نشت در مواردی غیر از شیر تخلیه کاری بسیار سخت و دارای خطای زیادی می باشد.

پارامترهای ورودی مورد نیاز در نرم افزار ALOHA جهت مدل سازی نشت هگزان از مخازن ذخیره آن شامل پارامترهای مربوط به منبع انتشار^۸ (محل منبع و زمان انتشار)، پارامترهای اتمسفریک^۹ (دمای محیط، رطوبت، جهت و سرعت باد، نوع زمین و سایر پارامترهای اتمسفریک) و پارامترهای مربوط به ماده شیمیایی^{۱۰} می باشد. در این بخش از گزینه CHEMICAL ماده شیمیایی مورد نظر را انتخاب می کنیم خواص بیش از ۱۰۰۰ ماده خالص شیمیایی در بانک اطلاعاتی این نرم افزار جای دارد اگر ماده مورد نظر در فهرست مواد نرم افزار موجود نیست با استفاده از ویژگی های فیزیکی و شیمیایی ماده مورد نظر ماده را برای نرم افزار تعریف می کنیم.

در نرم افزار ALOHA جهت تعیین محدوده تشکیل ابر بخار سمی از Acute Exposure Guideline Levels (AEGLs) استفاده می گردد. تعیین محدوده ها به صورت زیر است:

AEGL-1: در این غلظت پیش بینی می شود که جمعیت عمومی شامل افراد مستعد، تحریک، آزرده و برخی از اثرات غیر حسی و بدون علامت را تجربه کنند و به هر حال اثرات ناتوان کننده نیست و زودگذر و برگشت پذیر است.

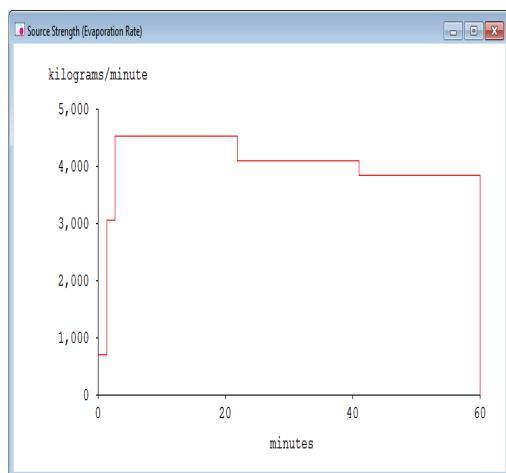
AEGL-2: در این حالت افراد جامعه شامل افراد مستعد، می توانند اثرات نامطلوب و شدید و یا برگشت ناپذیر را تجربه کنند. در این حالت ممکن است افراد توان فرار را به نوعی از دست بدهند.

AEGL-3: در این حالت افراد ممکن است دچار

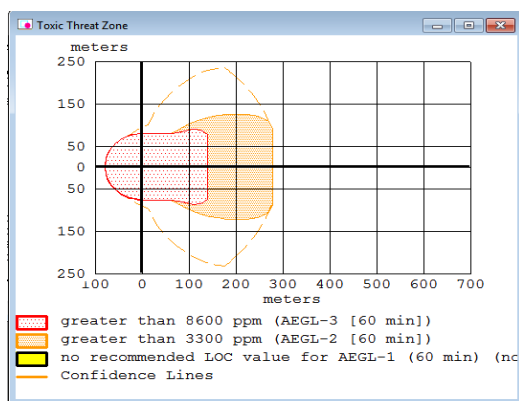
⁸. Site Data

⁹. Atmospheric Data

¹⁰. Chemical Data



شکل ۱- مدلسازی راندمان خروج مایع هگزان از مخزن ذخیره



شکل ۲- مدلسازی تشکیل ابر بخاری سمی در فواصل مختلف مخزن

هگزان از مخزن یک ساعت می باشد که این مطلب در خروجی گرافیکی (شکل ۲) نیز نشان داده شده است. علاوه بر این بیشترین میزان دبی خروجی در ۲۰ دقیقه اول نشتی نشان داده شده است. شکل ۳ محدوده غلظت ابر بخار هگزان ناشی از تبخیر استخر تشکیل شده اطراف مخزن را نشان می دهد. بر اساس نتایج این مطالعه تا حدود ۱۴۰ متر اطراف مخزن (محدوده قرمز رنگ) غلظت گاز هگزان ppm ۸۶۰۰ می باشد که در محدوده AGEL-3 قرار داشته و که خطر مرگ و تهدید زندگی افرادی که در این منطقه قرار دارند وجود دارد. از این محدوده تا فاصله ۲۷۸ متر (محدوده نارنجی) غلظت ابر بخار هگزان ppm ۳۳۰۰ می باشد که در محدوده AGEL-2 قرار داشته و در این

بخش ۱- ۲: مدل سازی محیط قابل اشتعال

ابر بخار سمی

بخش ۱- ۳: مدل سازی محیط انفجار ابر بخار

سمی

• سناریوی ۲: مایع از خروجی نشت کرده و تشکیل یک استخر در حال اشتعال را می دهد.

به طور کلی اهداف مدل سازی نشت هگزان از مخازن سوخت تحت سناریوهای مختلف با استفاده از نرم افزار ALOHA به صورت زیر بیان می شود.

۱. مشخص نمودن محدوده متأثر از نشت مواد سمی و خطرناک

۲. تخمین غلظت ماده منتشر شده در محیط در یک فاصله معین و زمان خاص

۳. مشخص نمودن محدوده متأثر از انفجار مواد سمی و خطرناک

۴. مشخص نمودن محدوده متأثر از اشتعال مواد سمی و خطرناک

یافته ها

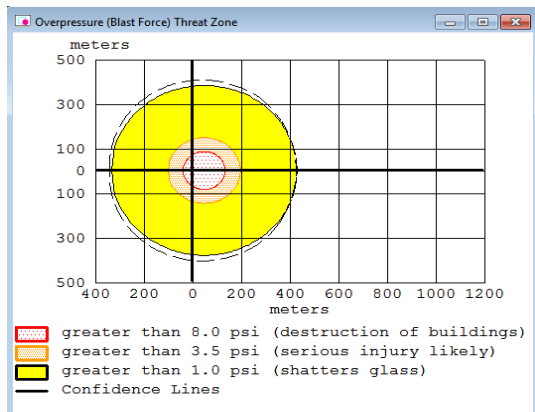
سناریوی ۱: مایع از شیر خروجی نشت کرده

تشکیل یک استخر تبخیر شونده می دهند.

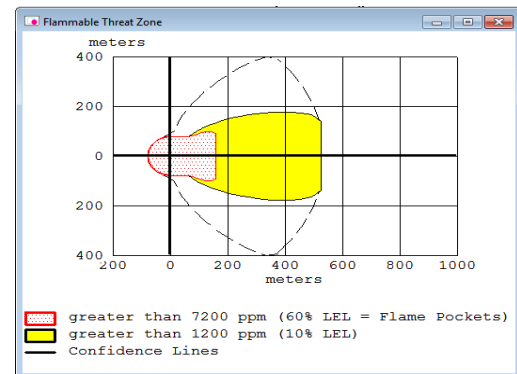
بخش ۱- ۱: مدل سازی تشکیل ابر بخار سمی

در این سناریو فرض بر این است که هگزان از شیر خروجی مخزن خارج و در محدوده اطراف مخزن استخری از مایع هگزان تشکیل می شود که در اثر تبخیر ایجاد ابر بخار سمی می نماید. نتایج مدل سازی نشان داد که در صورت وقوع سناریوی مذکور زمان خروج کل مایع هگزان از مخزن ۱ ساعت می باشد که حداکثر دبی مایع خارج شده ۴۵۱۰ کیلوگرم در دقیقه است. کل مایع خارج شده ۲۴۲۱۷۲ کیلوگرم و قطر استخر تشکیل شده ۲۰۰ متر می باشد. نتایج مدل سازی گرافیکی سناریوی ۱ و تشکیل ابر بخار سمی در محدوده مخزن به صورت نمودار در شکل ۱ و ۲ نشان داده شده است.

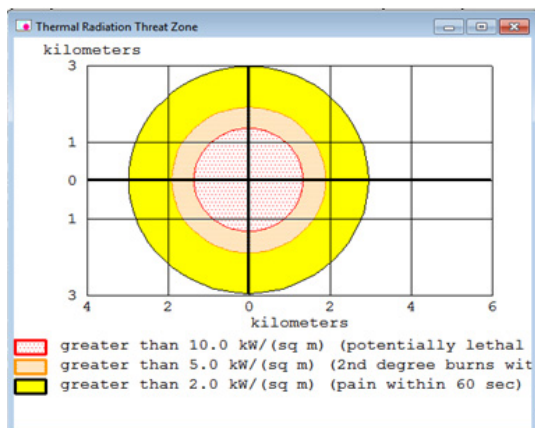
همان طور که خروجی متنی مدل سازی با استفاده از نرم افزار ALOHA نشان داد مدت زمان خروج کل



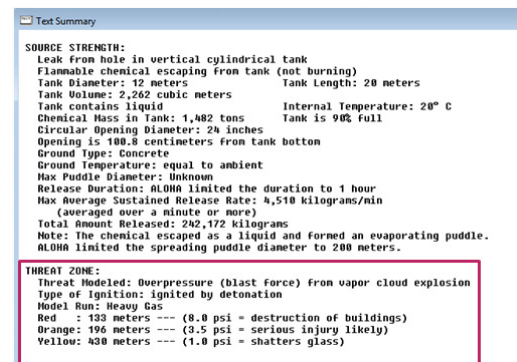
شکل ۳- مدلسازی گرافیکی فشار ناشی از انفجار ابر بخار هگزان



شکل ۴- مدلسازی گرافیکی محدوده قابل اشتعال ابر بخار هگزان



شکل ۵- مدلسازی متنی فشار ناشی از انفجار ابر بخار هگزان



شکل ۶- مدلسازی متن فشار ناشی از انفجار ابر بخار هگزان

محدوده افراد مستعد، می‌توانند اثرات نامطلوب و شدید و یا برگشت‌ناپذیر را تجربه کنند.

بخش ۱-۲: مدل‌سازی محیط قابل اشتعال ابر بخار هگزان

نتایج مدل‌سازی گرافیکی تشکیل بخار هگزان در محدوده مخزن بر اساس غلظت قابل اشتعال در شکل ۴ نشان داده شده است.

نتایج شکل ۳ نشان می‌دهد که در صورت نشت کامل هگزان از مخزن تا فاصله ۱۶۰ متری مخزن (منطقه قرمز رنگ) غلظت هگزان به ۷۲۰۰ ppm می‌باشد که حدود ۶۰٪ حداقل غلظت قابل اشتعال (LEL) گاز هگزان است و تا محدوده ۵۲۶ متری مخزن (محدوده زرد رنگ) غلظت هگزان به ۱۲۰۰ ppm می‌باشد که حدود ۱۰٪ حداقل غلظت قابل اشتعال (LEL) گاز هگزان است.

بخش ۳: مدل‌سازی محیط انفجار ابر بخار سمی

نتایج مدل‌سازی گرافیکی و متنی موج فشار ناشی از انفجار بخار هگزان که تحت سناریوی ۱ تشکیل شده است به صورت شکل ۴ و ۵ در صورت انفجار ابر بخار تشکیل شده تحت سناریوی ۱ فشار موج انفجار تا فاصله ۱۳۳ متر از مخزن حدود ۸ psi می‌باشد که ممکن است منجر به تخریب ساختمان‌های محل گردد این محدوده در خروجی گرافیکی با رنگ قرمز نشان داده شده است. از این محدوده تا فاصله ۱۹۶ متری مخزن (محدوده نارنجی رنگ) موج انفجار حدود ۳ psi می‌باشد که ممکن است باعث صدمات جدی شود. در محدوده زرد رنگ (تا فاصله ۴۳۰ متری مخزن) فشار ناشی از موج انفجار برابر ۱ psi قدرت شکستن

نتایج خروج گرافیکی نرم افزار ALOHA نشان داد که در صورت وقوع سناریوی ۳ گلوله آتشین به قطر ۶۴۰ متر و در عرض ۳۱ ثانیه رخ خواهد داد. نتایج گرافیکی و متنی مدل سازی انفجار بخارات منبسط شده مایع در حال جوش (BELEVE) تحت سناریوی ۳ نشان داد که میزان تشعشع حرارتی تا فاصله ۱,۳ کیلومتری از مخزن (محدوده قرمز رنگ) حدود 10 KW/sqm است که ممکن است در عرض ۶۰ ثانیه باعث مرگ افراد در محل شود. تا فاصله ۱/۹ کیلومتری مخزن (محدوده نارنجی رنگ) میزان تشعشع حرارتی برابر 5 KW/sqm است که ممکن است منجر به سوختگی درجه ۲ گردد. تا فاصله ۳ کیلومتری منبع نیز تشعشع حرارتی برابر 2 KW/sqm است که ممکن است در طول ۶۰ ثانیه منجر به درد موضعی گردد.

بحث و نتیجه گیری

بر اساس نتایج این مطالعه جدی ترین خطری که پرسنل را تهدید می کند عواقب ناشی از سمیت هگزان است و غلظتی از هگزان که کشنده است به اتاق کنترل می رسد زیرا تا حدود ۱۴۰ متر اطراف مخزن غلظت گاز هگزان 8600 ppm می باشد که در محدوده AGEL-3 قرار داشته و این محدوده حاکی از خطر مرگ و تهدید زندگی افرادی که در این منطقه قرار دارند می باشد. علاوه بر این تا فاصله ۲۷۸ متر غلظت ابر بخار هگزان 3300 ppm می باشد که در محدوده AGEL-2 قرار داشته و در این محدوده افراد مستعد، می توانند اثرات نامطلوب و شدید و یا برگشتناپذیر را تجربه کنند. مطالعه نقاب و همکاران نشان داد که دامنه پتانسیل عمل عصب حسی در اعصاب مدیان و سورال کارگران در معرض مواجهه با هگزان نسبت به گروه مرجع به شکل معنی داری کمتر است [۲۱] که نشان دهنده اثرات سمی عصبی ناشی از مواجهه با هگزان می باشد.

بر اساس نتایج این مطالعه در صورت نشت کامل هگزان از مخزن تا فاصله ۱۶۰ متری مخزن غلظت

شیشه ها را داد.

سناریوی ۲: مایع از خروجی نشت کرده و تشکیل یک استخر در حال اشتعال را می دهد. نتایج گرافیکی نرم افزار ALOHA جهت مدل سازی این سناریو در شکل ۶ و ۷ نشان داده شده است. بر اساس نتایج متنی نرم افزار قطر استخر در حال اشتعال تشکیل شده ناشی از نشت هگزان ۱۴۴ متر می باشد؛ و بیشترین مقدار خروج هگزان از مخزن ۹۹۳۰۰ کیلوگرم در دقیقه است. نتایج گرافیکی و متنی مدل سازی نشت هگزان از مخزن سوخت تحت سناریوی ۲ حاکی از این است که کل زمان خروج هگزان ۱ ساعت می باشد که در ۵ دقیقه اول بیشترین میزان خروج هگزان وجود خواهد داشت. میزان تشعشع حرارتی تا فاصله ۳۵۳ متری از مخزن (محدوده قرمز رنگ) حدود 10 KW/sqm است که ممکن است در عرض ۶۰ ثانیه باعث مرگ افراد در محل شود. تا فاصله ۴۹۱ متری مخزن (محدوده نارنجی رنگ) میزان تشعشع حرارتی برابر 5 KW/sqm است که ممکن است منجر به سوختگی درجه ۲ گردد. تا فاصله ۷۵۴ متری منبع نیز تشعشع حرارتی برابر 2 KW/sqm است که ممکن است در طول ۶۰ ثانیه منجر به درد موضعی گردد.

سناریوی ۳: تانک منفجر شده و هگزان به صورت یک توپ آتشین می سوزد^{۱۱} (BLEVE).

BLEVE هنگامی اتفاق می افتد که مخزن حاوی مایع تحت فشار به نقطه جوش رسیده و دچار ترکیدگی و از هم گسیختگی می شود. این اتفاق معمولاً در مخازن گازهای تحت فشار روی می دهد و انفجاری فاجعه آمیز را در پی دارد مگر آنکه سریعاً مخزن را توسط آب و یا ماده سردکننده دیگری خنک کنند و از انفجار آن جلوگیری نمایند. بروز نقص و آسیب دیدگی ظرف در دو نقطه یا بیشتر در یک لحظه بطوریکه دمای مایعات درون ظرف بالاتر از دمای جوش استاندارد قرار داشته باشد. در این حالت اگر مایعات درون مخزن قابلیت اشتعال داشته باشند انفجار مهیبی رخ خواهد داد.

^{۱۱} Boiling liquid expanding vapor explosion

مرحله علاوه بر گروه‌های درگیر در سطح اضطرار ۲ باید مراکز بهداشتی درمانی شهری، پلیس، سازمان محیط زیست و خدمات آتش‌نشانی و امداد شهری نیز جهت واکنش شرایط اضطراری وارد عرصه شوند. با توجه به اینکه این مطالعه در فصل تابستان انجام شد فواصل خطر در فصل زمستان نسبت به تابستان ممکن است کاهش یابد. نتایج مطالعه مرتضوی و همکاران در بررسی انتشار گاز کلر از مخازن ذخیره به‌منظور تدوین برنامه واکنش در شرایط اضطراری در یک صنعت پتروشیمی این مطلب را تأیید می‌کند [۱۶]. علت افزایش فواصل خطر در فصل تابستان نسبت به زمستان این است که در فصل تابستان لایه‌های سطحی جو که در مجاورت سطح زمین قرار دارند تقریباً دمایی برابر با لایه‌های فوقانی جو داشته و بنابراین جوی پایدارتر نسبت به زمستان حاکم است اما در فصل زمستان دمای لایه‌های نزدیک به زمین که حرارت زمین را که با تابش نور خورشید حاصل شده به خود گرفته‌اند با دمای لایه‌های فوقانی جو تفاوت بیشتری داشته و بنابراین جوی ناپایدارتر نسبت به تابستان حاکم است و همان‌طور که می‌دانیم در جو پایدارتر میزان گسترش گازهای سنگین بسیار بیشتر از جو ناپایدار است، زیرا حرکت جریان هوا در محور عمودی بر سطح زمین کم بوده و توده آلودگی در محور افقی گسترش بیشتری پیدا می‌کند [۲۳].

در این مطالعه فقط به مدل‌سازی نشت هگزان از شیر خروجی مخازن ذخیره پرداخته شد ولی در عمل منابع انتشار هگزان نه تنها از مخازن ذخیره، بلکه در سایر مراحل انتقال و کاربرد آن بسیار زیاد می‌باشند که جهت شناسایی و کنترل دقیق منابع انتشار گاز هگزان نیاز به بررسی دقیق‌تر و جزئی‌تر می‌باشد. در نتیجه انجام مطالعات بیشتر در این زمینه امری بسیار لازم و ضروری است. در این مطالعه ۳ سناریوی مهم مورد بررسی قرار گرفت لازم است سایر سناریوها شناسایی و سطح اضطرار برای هر یک مشخص شود.

بسیاری از حوادث ناگوار به خاطر خوردگی و پوسیدگی اتصال‌ها و تجهیزات رخ می‌دهد. بازرسی

هگزان به حدود ۶۰٪ حداقل غلظت قابل اشتعال (LEL) گاز هگزان می‌رسد. همچنین بر اساس شکل ۴ و ۵ در صورت انفجار ابر بخار تشکیل شده تحت سناریوی ۱ فشار موج انفجار تا فاصله ۱۳۳ متر از مخزن منجر به تخریب ساختمان‌های محل گردد از این محدوده تا فاصله ۱۹۶ متری مخزن ممکن است باعث صدمات جدی شود؛ و تا فاصله ۴۳۰ متری مخزن فشار ناشی از موج انفجار قدرت شکستن شیشه‌ها را داد. تشعشع ناشی از جت آتش و آتش استخری باعث آسیب به مخازن و زیرساخت‌ها می‌شود. نتایج این مطالعه نشان می‌دهد که وجود برنامه شرایط اضطراری نه به‌صورت کلی بلکه به شکلی که با صرف بهینه وقت و هزینه، بالاترین اثربخشی لازم را داشته باشد امری الزامی است. از آنجا که اولین گام در تعیین نیاز تخلیه منطقه، تخمین تعداد افراد در معرض خطر می‌باشد [۲۲]. پیشنهاد می‌شود تعداد ساکنین در معرض مواجهه با گاز هگزان در سناریوهای مختلف رهایش مشخص شود. بر طبق مطالعات جاثو جیا هورنگ و همکاران در سال ۲۰۰۵ ساکنین مناطقی که غلظت گاز کلر در آنجا تا شعاع خطر ۲- ERPG می‌رسد و فرصت فرار به مکان‌های دورتر را ندارند می‌توانند در پناهگاه‌های تعبیه شده در محل با فشار هوای مثبت یا در نقاط مرتفع پناه بگیرند. [۲۳] در این مطالعه سطح اضطرار ۱ برای سناریوهایی مشخص شد که در این حالت تنها کارکنان در مجتمع مورد مطالعه بایستی از محل تخلیه شوند تا در معرض مواجهه با گاز هگزان قرار نگیرند. سطح اضطرار ۲ برای سناریوهایی تعیین شد که در هنگام رهایش با سناریوهای فوق کلیه ساکنین کارخانجات مجاور باید از منطقه خارج شوند. همچنین اطلاع‌رسانی به مجتمع‌های اطراف نیز انجام گیرد و تیم پزشکی نیز وارد عمل شود. در این مرحله تیم امداد و نجات نیز جهت نجات افراد صدمه دیده وارد عمل شوند. سطح اضطرار ۳ برای سناریوهایی تعیین شد که علاوه بر کارکنان منطقه، جامعه مسکونی اطراف را نیز در معرض مواجهه با گاز هگزان قرار می‌دهد. در این

افراد واحدهای اطراف به سمت ضلع غربی منطقه صورت پذیرد.

- متناسب با شرایط باد غالب منطقه و همچنین مسیر حرکت انتشار هگزان در فصل تابستان، پیشنهاد می گردد نقاط تجمع اضطراری کارگران مجتمع پتروشیمی در ضلع جنوبی آن مجتمع انتخاب گردد تا بدین طریق تخلیه اضطراری از این واحدها با کمترین آسیب به نفرات صورت پذیرد.

- آموزش های لازم به موقع به نفرات در خصوص استفاده از لوازم حفاظت تنفسی مناسب و همچنین آشنایی آنان با محل های تجمع و تخلیه پیش بینی گردد.

- بانک اطلاعات جامع از مسئولین و نفرات کلیدی هر شرکت همراه با شماره تلفن های ثابت / متغیر، محل های سکونت و دسترسی سریع به آنها جهت مواقع اضطراری تهیه گردد.

- بازرسی و بازدیدهای مستمر از سیستم های اعلام / هشدار، سیستم های اسپری آب و همچنین تجهیزات حفاظت فردی صورت پذیرد.

- انجام بازرسی های منظم مطابق پیشنهاد شرکت سازنده از شیرهای اطمینان بالای مخازن هگزان جهت اقدام به موقع این شیرها، در زمان افزایش فشارهای عملیاتی صورت پذیرد.

- پیش بینی خطوط تلفن اضطراری و تجهیزات ارتباطی جهت هماهنگی بیشتر با مجتمع های مجاور به عمل آید.

منابع

1. Jahangiri M, Parsarad A. Determination of hazard distance of chemical release in a petrochemical industry by chemical exposure index (CEI). Iran Occupational Health. 2010;7(3):55-62.
2. Crawley F, Tyler B. HAZOP: Guide to best practice: guidelines to best practice for the process and chemical industries: Elsevier; 2015.
3. KollerGU, Fischer K. Hungerbühler, Assessing safety, health, and environmental impact early during process development. Industrial &

فنی و ضخامت سنجی مرتب یکی از اقداماتی است که با انجام آن از روی دادن بسیاری از حوادث می توان جلوگیری کرد. به همین دلیل با توجه به نقش مهم این شیر در کنترل میزان مواد پخش شده بازرسی مرتب آن ضروری است.

در نمونه مورد بررسی در این مقاله ارزیابی ریسک برای مخازنی انجام شد که مدت ها از زمان ساخت آن می گذرد. در اصل ارزیابی ریسک، باید در مرحله های ابتدایی ساخت واحد انجام شود، زیرا پیشنهادهای قابل ارائه، تنوع بیشتری خواهد داشت. به عنوان مثال قبل از ساخت واحد، پیشنهادهایی همچون تغییر محل احداث یک ساختمان یا نصب یک مخزن، تغییر اندازه و ابعاد یک مخزن، تغییر قطر یک لوله و موارد دیگری از این قبیل، پیشنهادهایی هستند که امکان اجرای آنها پس از ساخت واحد بسیار مشکل تر از قبل از ساخت آن است و در برخی موارد هم در عمل ممکن نیست. به همین منظور حتی الامکان، ارزیابی ریسک را باید به عنوان یکی از مراحل ابتدایی ساخت یک واحد فرایندی در نظر گرفت. در مرحله مدل سازی، هر چه قدر اطلاعات مورد نیاز دقیق تر باشد نتایج حاصل از مدل سازی، نیز قابل اعتمادتر می باشد. یکی از اطلاعات مهم و مورد نیاز برای مدل سازی، اطلاعات هواشناسی است. با ایجاد ایستگاه های هواشناسی در محل واحد می توان شرایط جوی دقیق تری را برای مدل سازی در نظر گرفت و دقت مدل سازی و محاسبه های مربوطه را تا حد زیادی افزایش داد.

نظر به اینکه یکی از اقدامات مؤثر در کاهش تلفات انسانی در زمان انتشار گازهای سمی و خطرناک اطلاع رسانی به موقع در زمان نشت و اقدام مؤثر در تخلیه و جابجایی نیروهای انسانی می باشد بنابراین تهیه طرح واکنش در شرایط اضطراری نقش مؤثری در محدود نمودن اثرات زیان بار انتشار مواد سمی و خطرناک خواهد داشت. بنابراین اقدامات واکنشی در زمان انتشار هگزان به دلیل انفجار مخزن هگزان به شرح ذیل می باشد:

- پیش بینی های لازم در خصوص تخلیه اضطراری

15. Guidelines for Technical Planning for on-site Emergencies. Center for Chemical Process Safety. New York: AIChE. 1995; P.4-11.
16. Mortazavi SB, Parsarad M, Asilian Mahabadi H, Khavanin A. Evaluation of chlorine dispersion from storage unit in a petrochemical complex to providing an emergency response program Iran Occupational Health. 2011;8(3).
17. O'Mahony Mary T, Donal D, O'Sullivan Alice, Hession M. Emergency planning and the Control of Major Accident Hazards (COMAH/Seveso II) Directive. Journal of Hazardous Materials. 2008;154:355-356.
18. Tsenga JM, Liub MY, Chang RH, Sud JL, Shu CM. Emergency response plan of chlorine gas for process plants in Taiwan. Journal of Loss Prevention in the Process Industries. 2008;21:393-399.
19. Jahangiri M, Sareban Zadeh Z. Quantitative Risk Assessment In Process Industries. Fanavaran-PUB. 2011.
20. Center for Chemical Process Safety, Guidelines for Technical Planning for on-site Emergencies. second edition, New York: AIChE. 1995; P.192.
21. Neghab M, Soleimani E, Khamoushian K. Subclinical neuropathy in workers occupationally exposed to n-hexane. Scientific Journal of School of Public Health and Institute of Public Health Research. 2013;10(4):105-117.
22. Urbanik T. Evacuation time estimates for nuclear power plants. Journal of Hazardous Materials. 2000;75:165-180.
23. Horng J, Lin Y, Chi M. Using consequence analysis on some chlorine operation hazards and their possible effects on neighborhoods in central Taiwan. Journal of Loss Prevention in the Process Industries. 2005;18:474-480.
24. Center for Chemical Process Safety. Guidelines for chemical process Quantitative Risk Analysis, second edition. New York: AIChE. 2000;p. 57-153.
- Engineering Chemistry Research. 2000;39(4):960-972.
4. Khan F, Abbasi S. Modelling and control of the dispersion of hazardous heavy gases. Journal of loss prevention in the process industries. 1999;12(3):235-244.
5. Mellor G. The Gaussian cloud model relations. Journal of the Atmospheric Sciences. 1977;34(2): 356-358.
6. Van Ulden A, Holtslag A. Estimation of atmospheric boundary layer parameters for diffusion applications. Journal of Climate and Applied Meteorology. 1985;24(11): 1196-1207.
7. Hanna S, Britter R, Leung J, Hansen O, Sykes I, Drivas P, et al. Source emissions and transport and dispersion models for toxic industrial chemicals (tics) released in cities. J14.1. 2009.
8. Rigas F, Konstandinidou M, Centolab P, Reggiob GT. Safety analysis and risk assessment in a new pesticide production line. Journal of loss prevention in the process industries. 2003;16(2):103-109.
9. Brock W. Hydrogen Fluoride: How Toxic Is Toxic (A Hazard and Risk Analysis). in Proceedings of Halon Options Technical Working Conference. 1999.
10. Tseng JM, Liub MY, Chang RH, Sud JL, Shu CM. Emergency response plan of chlorine gas for process plants in Taiwan. Journal of loss prevention in the process industries. 2008;21(4):393-399.
11. Evans M. Modeling hydrochloric acid evaporation in ALOHA. US Department of Commerce, National Oceanic and Atmospheric Administration, Office of Ocean Resources Conservation and Assessment, Hazardous Materials Response and Assessment Division. 1993.
12. Manual A.U. Available for download at: <http://www.epa.gov/ceppo/cameo/pubs/aloha.pdf>. Additional information: <http://response.restoration.noaa.gov/cameo/aloha.html>, 1999.
13. EPA N. Area Locations of Hazardous Atmospheres (ALOHA). User's Manual, US Environmental Protection Agency (USEPA) and the National Oceanic and Atmospheric Administration (NOAA), Washington, DC, 1999.
14. Center for Chemical Process Safety. Guidelines for Technical Planning for on-site Emergencies. New York: AIChE. 1995; P5.

Modeling the Result of Hexane Leakage from Storage Tanks and Planning an Emergency Response Programm in a Petrochemical Complex

Mohammad Hossein Beheshti¹, Roohalah hajizadeh², Ahmad Mehri³, Maryam Borhani⁴

Received: 2015/02/15

Revised: 2015/06/11

Accepted: 2015/10/12

Abstract

Background and aims: Leakage of toxic and hazardous substances in the chemical and process industries always had been one of the factors threatening the workers and residents of the industries. The purpose of this study is modeling of hexane emissions planning emergency response program.

Methods: In this study we describe the factors affecting discharging release of material and ALOHA software used as one of the best software for modeling emissions from storage tank 579 thousand gallons of hexane, in a petrochemical. And based on modeling results emergency response plan in sudden devastation of hexane tank prepared and presented.

Results: The results of modeling toxic vapor cloud formation caused by the release of hexane and form liquid pools around tank (scenario 1) showed that the diameter of pool formed was 200 m and about 140 meters around tank concentration of hexane is 8600 PPm (range AGEL-3) that there is risk of death and life-threatening in people that are in the area. Distances up to 160 meters of tank, concentration of hexane is 7200 ppm that is about 60% of the Lower explosive limit (LEL) in gas-hexane. To 526 meters of hexane tank, concentration of hexane is 1200 ppm that is about 10% of the Lower explosive limit (LEL) of hexane gas. In explosion of toxic vapor cloud up to 133 meters away from the tank area is 8 psi, and to a distance of about 196 meters of tank, the blast wave pressure is 3 Psi. In the event of scenario 2 (hexane emissions from tank associated with the burning) thermal radiation from a distance of 353 meters of the tank is 10KW/sqm and to 491 meters of away from tank thermal radiation is 5 KW/sqm.

BELEVI and tank explosive occurring (scenario 3) leads to the formation of a fireball with 640 meters diameter in 31 seconds time, and the amount of thermal radiation to 1.3 km from tank is 10KW / sqm.

Conclusion: Hexane toxicity is the most serious consequences of danger that threatening the personnel. Therefore preparation of emergency response plan will have an important role in limiting the harmful effects in release of toxic and hazardous substances.

Keywords: Modeling, Risk assessment, Hexane, Hexane tank.

1. Department of Occupational Health Engineering, Faculty of Health, Gonabad University of Medical Sciences, Gonabad, Iran.

2. (**Corresponding author**) PhD Candidate of Occupational Health Engineering, Occupational Health Research Center, Qom University of medical sciences, Qom, Iran. roohalahhajizade@gmail.com

3. MSc of Occupational Health Engineering, Faculty of Health, Elam University of Medical Sciences, Elam, Iran.

4. MSc of Occupational Health Engineering, Faculty of Health, Tehran University of Medical Sciences, Tehran, Iran.