

بررسی میزان مؤثر بودن سیستم‌های ایمنی مجهز به ابزار دقیق با استفاده از روش تجزیه و تحلیل لایه‌های حفاظتی و آنالیز درخت خطا در واحد ایزومریزاسیون پالایشگاه اصفهان

مهدی قاسمپور^۱، رضا غلامنیا^۱، موسی جباری^۲، امیرحسین متین^۳، عباس آقابابایی^۴

مقاله پژوهشی

چکیده

مقدمه: بررسی عوامل و نقاط حادثه‌خیز در صنایع فرایندی از طریق ارزیابی و مدیریت خطر و به منظور پیشگیری از بروز حوادث، اهمیت ویژه‌ای دارد. پالایشگاه‌های نفت و گاز دارای مخاطرات متعددی مانند اشتعال، انفجار و یا انتشار مواد سمی هستند و این مخاطرات می‌تواند پیامدهای فاجعه‌بار و جبران‌ناپذیری را به دنبال داشته باشد. انجام مطالعات سطح یکپارچگی ایمنی (Safety integrity level یا SIL study) در صنایع فرایندی به منظور بررسی وضعیت ایمنی و قابلیت اطمینان سیستم‌های مهندسی پیچیده، از اهمیت ویژه‌ای برخوردار است. هدف از انجام پژوهش کاربردی حاضر، بررسی میزان مؤثر بودن سیستم‌های ایمنی مجهز به ابزار دقیق در واحد ایزومریزاسیون مجتمع بنزین‌سازی پالایشگاه اصفهان بود.

روش‌ها: در بخش اول مطالعه، از روش نیمه کمی آنالیز لایه‌های حفاظتی (LOPA یا Layer of Protection Analysis) به منظور ارزیابی لایه‌های حفاظتی و تعیین SIL مورد نیاز سیستم (Target SIL) استفاده شد. در بخش دوم، با استفاده از روش آنالیز درخت خطا (FTA یا Fault tree analysis)، نسبت به تعیین SIL موجود سیستم (SIL verification) اقدام گردید.

یافته‌ها: در تمام سناریوهای منتخب، SIL موجود سیستم و SIL مورد نیاز منطبق بود. همچنین، فرکانس رویداد کاهش یافته‌ی، با معیار خطر قابل قبول پالایشگاه مطابقت داشت که این موضوع بیانگر کفایت لایه‌های حفاظتی مستقل (Independent protection layer یا IPL) موجود می‌باشد.

نتیجه‌گیری: طراحی دقیق و استفاده از تجهیزات به روز و جدید، منجر به ایجاد سطح مناسبی از ایمنی در این فرایند می‌گردد و سیستم با قابلیت اطمینان مناسبی در حال فعالیت می‌باشد.

واژه‌های کلیدی: صنایع فرایندی، ارزیابی خطر، LOPA، FTA، سطح یکپارچگی ایمنی

ارجاع: قاسمپور مهدی، غلامنیا رضا، جباری موسی، متین امیرحسین، آقابابایی عباس. بررسی میزان مؤثر بودن سیستم‌های ایمنی مجهز به ابزار دقیق با استفاده از روش تجزیه و تحلیل لایه‌های حفاظتی و آنالیز درخت خطا در واحد ایزومریزاسیون پالایشگاه اصفهان. مجله تحقیقات نظام سلامت ۱۴: ۱۳۹۷: (۲): ۲۰۴-۲۱۴

تاریخ چاپ: ۱۳۹۷/۴/۱۵

پذیرش مقاله: ۱۳۹۶/۱۲/۱۹

دریافت مقاله: ۱۳۹۶/۱۰/۱۸

نظر می‌رسد. به همین دلیل است که امروزه تصمیم‌گیری و مدیریت بر مبنای ارزیابی خطر انجام می‌گیرد (۲). ارزیابی و مدیریت خطر، قلب سامانه‌های مدیریتی مرتبط با سلامت، ایمنی و محیط زیست به شمار می‌رود و با استفاده از آن، ضمن شناسایی مخاطرات محیط کار، می‌توان نسبت به اولویت‌بندی اقدامات کاهش خطر و اختصاص منابع لازم برای این کار اقدام نمود (۳). به دلیل گستردگی فرایندها، مواد مصرفی و تولیدی در صنایع فرایندی و شیمیایی و همچنین، ارتباط مستقیم واحدها با یکدیگر، پتانسیل زیادی برای وقوع حوادث بزرگ وجود دارد. بنابراین، شناخت این پتانسیل‌ها و اعمال روش‌های مهندسی ایمنی از طریق استفاده از روش‌های ارزیابی خطر نوین به منظور شناسایی نقاط بحرانی و تعیین قابلیت اطمینان سیستم جهت پیشگیری و کنترل مخاطرات، در این صنایع از اهمیت فوق‌العاده‌ای برخوردار است (۲).

استانداردهای IEC۶۱۵۰۸ و IEC۶۱۵۱۱ در دهه ۱۹۹۰ میلادی توسط کمیسیون بین‌المللی الکتروتکنیک (International Electrotechnical

مقدمه

از کار افتادن سامانه‌ها موجب وقوع اختلال در سطوح مختلفی می‌شود و می‌تواند به عنوان تهدیدی شدید برای جامعه و محیط زیست تلقی شود. از این‌رو، مردم انتظار دارند که سیستم‌ها پایا، اطمینان‌بخش و ایمن باشند. وقوع حوادثی مانند حادثه نیروگاه چرنوبیل، Flixborough انگلستان، سوسو کشور ایتالیا، بوپال هند و حادثه پالایشگاه تگزاس آمریکا و بسیاری از حوادث دیگر که در تمامی آن‌ها خسارت‌های چشمگیر و شدیدی بر جامعه و محیط زیست تحمیل شد، نشان دهنده اهمیت موضوع قابلیت اطمینان و نقش آن در ایمنی فرایندهای صنعتی می‌باشد (۱).

یکی از مسایل مطرح در ایمنی صنایع فرایندی، تصمیم‌گیری در مورد با صرفه بودن یا نبودن سرمایه‌گذاری برای ایمن کردن فرایند است. به بیان دیگر، با توجه به تعداد زیاد حوادث محتمل در یک واحد فرایندی و محدود بودن منابع مالی، تعیین معیاری جهت تصمیم‌گیری و اولویت‌بندی مخاطرات، ضروری به

۱- کارشناس ارشد، گروه ایمنی صنعتی، دانشکده بهداشت و ایمنی، دانشگاه علوم پزشکی شهید بهشتی، تهران، ایران

۲- دانشیار، گروه مدیریت سلامت، ایمنی و محیط زیست، دانشکده بهداشت و ایمنی، دانشگاه علوم پزشکی شهید بهشتی، تهران، ایران

۳- دانشیار، گروه ایمنی صنعتی، دانشکده بهداشت و ایمنی، دانشگاه علوم پزشکی شهید بهشتی، تهران، ایران

۴- مربی، گروه ایمنی صنعتی، دانشکده بهداشت و ایمنی، دانشگاه علوم پزشکی شهید بهشتی، تهران، ایران

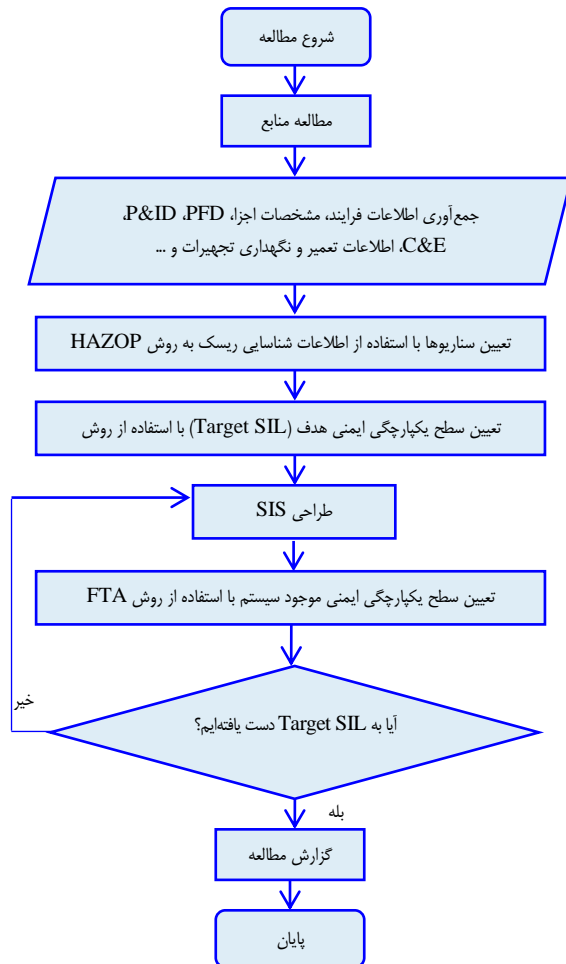
۵- شرکت پالایش نفت اصفهان، اصفهان، ایران

نویسنده مسؤول: رضا غلامنیا

Email: gholamnia@smbu.ac.ir

Commission) وضع شد و پیروی از آن‌ها به صورتی هماهنگ جهت تعیین الزامات ویژه سیستم‌های ابزار دقیق ایمنی (Safety Instrumented System یا SIS) منجر به ایجاد روش آنالیز لایه‌های حفاظتی (Layer of Protection Analysis یا LOPA) گردید. سپس مفهوم لایه‌های حفاظتی و رسیدن به آنالیز تعداد و میزان تأثیر لایه‌های مورد نیاز، در سال ۱۹۹۳ توسط مرکز ایمنی فرایندهای شیمیایی (Center for Chemical Process Safety یا CCPS) در کتاب راهنما برای اتوماسیون ایمن فرایندهای شیمیایی منتشر شد. این تکنیک از طریق تعیین لایه‌های حفاظتی مستقل (Independent protection layer یا IPL) کافی در برابر یک سناریو حادثه، بر کاهش خطر تمرکز داشت. با اطلاعات حاصل از اجرای این روش، می‌توان سطح یکپارچگی ایمنی (Safety integrity level یا SIL) مورد نیاز SIS را به دست آورد (۲). با این تکنیک، کاربر می‌تواند میزان کاهش کلی خطر مورد نیاز را مشخص کند و کاهش خطری را تحلیل کند که می‌تواند از لایه‌های حفاظتی تعیین شده به دست آید. استفاده از روش ارزیابی خطر LOPA به علت سادگی کار و داشتن دید وسیعی در ارتباط با ایمنی، نسبت به سایر روش‌های ارزیابی خطر می‌تواند به شکل اثربخش، ایمنی صنایع فرایندی را تا حد زیادی تأمین کند (۴، ۲).

روش آنالیز درخت خطا (Fault tree analysis یا FTA) نیز نوعی ابزار ارزیابی خطر می‌باشد که می‌تواند به صورت کیفی یا کمی به کار گرفته شود. این روش اگر به صورت کیفی به کار رود، ابزاری در خدمت شناسایی مخاطرات است و در صورتی که کمی شود، در ارزیابی خطر کاربرد خواهد داشت. در این روش یک حادثه نامطلوب که حادثه رأس نامیده می‌شود، مبنای قرار داده می‌شود و راه‌های منجر به بروز این حادثه رأس به صورت بسط بالا به پایین مورد بررسی قرار می‌گیرد (۵). مطالعه حاضر با هدف بررسی میزان تأثیر سیستم‌های ایمنی مجهز به ابزار دقیق با استفاده از روش‌های LOPA و FTA در واحد ایزومریزاسیون مجتمع بنزین‌سازی پالایشگاه نفت اصفهان صورت گرفت.



شکل ۱. مراحل انجام مطالعه

PFD: Process flow diagram; P&ID: Piping & instrument diagram; SIS: Safety Instrumented System; LOPA: Layer of Protection Analysis; FTA: Fault tree analysis; SIL: Safety integrity level; HAZOP: Hazard and operability study

بخش اول مطالعه: در بخش اول، از روش LOPA به منظور ارزیابی لایه‌های حفاظتی و تعیین SIL مورد نیاز سیستم استفاده شد که مراحل شش‌گانه انجام آن شامل «شناسایی پیامدها و تخمین شدت آن، ایجاد سناریو، تعیین فرکانس رویدادهای آغازگر، تعیین تمامی IPL و تعیین احتمال نقص در زمان تقاضای این لایه‌های حفاظتی (Probability of Failure on Demand)» به غیر از سیستم ابزار دقیق ایمنی، جایگزین نمودن مقدار فرکانس خطر قابل قبول به جای فرکانس سناریو در فرمول محاسبات روش LOPA به منظور تعیین PFD سیستم ابزار دقیق ایمنی و تعیین SIL مورد نیاز سیستم» بود.

روش‌ها

این تحقیق از نوع موردی بود که در دو بخش انجام شد. مراحل مطالعات سطح یکپارچگی ایمنی (SIL study)

ارزیابی و تعیین SIL هدف (Target SIL evaluation): در این مرحله SIL مورد نیاز هر Safety Instrumented Function (SIF) مشخص می‌شود.

ممیزی SIL (SIL verification): در این مرحله، فرایند به لحاظ این که سیستم ابزار دقیق ایمنی موجود الزامات SIL هدف (Target SIL) را برآورده کرده است، مورد ممیزی قرار می‌گیرد.

شکل ۱ مراحل انجام مطالعه را به ترتیب نشان می‌دهد.

جهت انجام تحقیق، ابتدا اقدام به جمع‌آوری داده‌های پایه مورد نیاز از طریق بررسی اولیه وضعیت موجود سیستم و اجزای آن، مطالعات کتابخانه‌ای، جمع‌آوری اطلاعات میدانی با مشاهده و بازدید از واحد، بررسی سوابق و اطلاعات مربوط به حوادث رخ داده در این واحد و فرایندهای مشابه، جمع‌آوری، بررسی و مطالعه اسناد فنی، نقشه و دیاگرام‌های جریان فرایند (Process flow diagram یا PFD)، نمودار خطوط لوله و ابزار دقیق

کارکنان، مواد و تجهیزات می‌شود، مشخص گردد. سپس با استفاده از نتایج روش ارزیابی خطر HAZOP، سناریوهای مورد نظر مطابق با جدول ۱، شناسایی، تشریح و تعیین شد.

در مرحله بعد بر اساس مراحل شش‌گانه ذکر شده، اقدام به تعیین رویداد آغازگر سناریوها و فرکانس آن‌ها و شناسایی شرایط یا رویدادهای فعال‌کننده شد. جهت تعیین فرکانس رویداد آغازگر، از تجربیات و سوابق بهره‌بردار فرایند و منابع داده‌ای مانند جلد دوم کتاب LOPA که از سوی مرکز ایمنی فرایندهای شیمیایی منتشر شده بود نیز استفاده گردید. سپس نسبت به تعیین تمامی IPL (به غیر از سیستم ابزار دقیق ایمنی) و تعیین احتمال نقص در زمان تقاضای این لایه‌های حفاظتی اقدام شد.

مرحله اول از اجرای روش LOPA، شناسایی پیامد و تخمین شدت آن است. پیامدها، خروجی‌های نامطلوب سناریو می‌باشد. در پژوهش حاضر از معیار کمی پذیرش خطر شرکت که با همکاری مدیریت ایمنی، سلامت و محیط زیست تهیه شده بود، استفاده گردید. در ادامه، با استفاده از جداول Cause & Effect و پس از مشخص کردن آغازگرهای عملکرد ابزار دقیق ایمنی (SIF initiators)، تمام اتفاقات پر خطری که ممکن است موجب فعال شدن SIF مورد نظر شود، شناسایی شد. رویداد پرخطری که برای بررسی انتخاب می‌گردد، باید به وسیله روش‌های مناسب مانند Hazard and operability study (HAZOP) به خوبی تبیین شده باشد و نحوه تبدیل شدن این رویداد به یک حادثه که منجر به آسیب به

جدول ۱. سناریوهای مورد بررسی در مطالعه

سناریو	SIF
افزایش بیش از حد سطح مایع در ظرف ۷۳۰۱ به علت ورود و تجمع بیش از حد آن و خروج مایع از ظرف ۷۳۰۱ و ورود آن به کمپرسور A/B-۷۳۰۱ و آسیب به کمپرسور و از بین رفتن محصولات	LSHH-۷۳۰۴۶
قطع جریان سیال خروجی از پمپ‌های A/BV۳۰۱، افزایش شدت واکنش‌ها و افزایش شدید و ناگهانی دمای رآکتور ایزومریزاسیون در اثر کاهش سرعت فضایی، انفجار رآکتور و احتمال مرگ چند نفر از کارکنان	FSL-۷۳۰۱۲
قطع خوراک (هیدروژن) و واکنش گرم‌مازای شدید و افزایش دمای رآکتور A/B-۷۳۰۱ و آسیب به آن و مرگ کارکنان	FSL-۷۳۰۱۴
افزایش دمای المنت‌های برقی و سوپر هیتر H-۷۳۰۱ و آسیب به درایرهای خوراک	TXSHH-۷۳۰۱۹
افزایش دمای المنت‌های برقی و سوپر هیتر H-۷۳۰۱ و وارد شدن آسیب به درایرهای خوراک	TXSHH-۷۳۰۱۷
افزایش دمای المنت‌های برقی و سوپر هیتر H-۷۳۰۱ و وارد شدن آسیب به درایرهای خوراک	TXSHH-۷۳۰۱۵
ارسال بیش از حد سیال از طریق پمپ P-۷۳۰۷ و افزایش سطح مایع در مبدل E-۷۳۰۶ و اختلال در عملکرد هیتر ۷۳۰۱	LSHH-۷۳۰۰۶
عدم وجود سیال کافی در مبدل ۷۳۰۶ و کاهش یا قطع بخارات نفتای سبک ارسالی به هیتر ۷۳۰۱ و وارد شدن آسیب و اختلال در عملکرد هیتر	FSL-۷۳۰۰۶
بالا رفتن دمای المنت‌های برقی و افزایش دمای بدنه سوپر هیتر H-۷۳۰۱ و وارد شدن آسیب به سوپر هیتر	TXSHH-۷۳۱۳۱
بالا رفتن دمای المنت‌های برقی و افزایش دمای بدنه سوپر هیتر H-۷۳۰۱ و وارد شدن آسیب به سوپر هیتر	TXSHH-۷۳۱۳۲
بالا رفتن دمای المنت‌های برقی و افزایش دمای بدنه سوپر هیتر H-۷۳۰۱ و وارد شدن آسیب به سوپر هیتر	TXSHH-۷۳۱۳۳
کاهش سطح کاستیک در ظرف ۷۳۱۰، بسته نشدن UV-۷۳۱۰۹ و عدم جذب گاز HCL و ایجاد خوردگی در تجهیزات و سامانه سوخت مصرفی پالایشگاه	LSLL-۷۳۰۱۲
افزایش سریع و قابل توجه فشار برج DIH-۷۳۱۱ و بسته شدن REBOILERS A/BV۳۰۹ و باز شدن شیرهای اطمینان و افزایش مقدار Flaring و ایجاد آلودگی زیست محیطی	PSHH-۷۳۰۳۰
افزایش سریع و قابل توجه فشار برج ۷۳۰۸ و بسته شدن REBOILERS A/BV۳۱۲ و باز شدن شیرهای اطمینان و افزایش مقدار Flaring و ایجاد آلودگی زیست محیطی	PSHH-۷۳۰۲۲
کاهش سطح مایع در ظرف ۷۳۰۶، بسته شدن UV خروجی ظرف ۷۳۰۶ و از کار افتادن پمپ‌های A/BV۳۰۱ و امکان افزایش دمای ناگهانی رآکتور در اثر کاهش سرعت فضایی و وارد شدن آسیب به رآکتور	LSLL-۷۳۰۲۲
کاهش سطح مایع در ظرف ۷۳۰۸، بسته نشدن FV خروجی ظرف ۷۳۰۸ و ورود گاز هیدروژن به همراه کلر به برج DIH، افزایش فشار برج و ایجاد خوردگی در تجهیزات و آسیب به جاذب‌های رطوبت	LSLL-۷۳۰۲۳
کاهش بیش از حد فشار خروجی پمپ‌های A/BV۳۰۱، افزایش دمای ناگهانی رآکتور و آسیب به راکتور	PSLL-۷۳۱۴۲
کاهش بیش از حد فشار خروجی پمپ‌های A/BV۳۰۱ و ایجاد اختلال در فرایند	PSLL-۷۳۱۴۳
کاهش بیش از حد فشار خروجی پمپ‌های A/BV۳۰۱ و ایجاد اختلال در فرایند	PSLL-۷۳۱۴۴
کاهش فشار خروجی پمپ‌های A/BV۳۰۱ به علت گرفتگی مسیر (صافی) و داغ شدن پوسته پمپ و وارد شدن آسیب به پمپ	PAL-۷۳۱۴۲
کاهش فشار خروجی پمپ‌های A/BV۳۰۱ به علت گرفتگی مسیر (صافی) و داغ شدن پوسته پمپ و وارد شدن آسیب به پمپ	PAL-۷۳۱۴۳
کاهش فشار خروجی پمپ‌های A/BV۳۰۱ به علت گرفتگی مسیر (صافی) و داغ شدن پوسته پمپ و وارد شدن آسیب به پمپ	PAL-۷۳۱۴۴

SIF: Safety Instrumented Function

جهت تعیین PFD مربوط به IPL از منابعی مانند OREDA (Offshore and Onshore Reliability Data) و یا جلد اول کتاب LOPA و همچنین، از اطلاعات و سوابق شرکت استفاده شد. نمونه IPL و PFD آن‌ها در جدول ۲ ارائه شده است. تمام اطلاعات مورد نظر به منظور ارزیابی SIL مورد نیاز سیستم از طریق روش LOPA وارد نرم‌افزار PHA-PRO شد که نمونه کاربرگ آن در جدول ۳ آمده است.

IPL، یک دستگاه، سیستم یا اقدامی است که می‌تواند از پیشرفت سناریو به سمت پیامد نامطلوب جلوگیری نماید. معیارهای سنجش لایه‌های حفاظتی (Protection layer) به عنوان IPL شامل «موثر (Effective)» در پیشگیری از پیامد باشد، مستقل (Independent) از رویداد آغازگر و دیگر لایه‌های حفاظتی مرتبط با سناریو باشد و قابل بازبینی یا ممیزی (Auditable) باشد» است (۷، ۶، ۲).

جدول ۲. Independent protection layer (IPL) و عدد Process flow diagram (PFD) برای هر IPL فعال و غیر فعال

IPL	نظرات	احتمال نقص بر حسب تقاضا (PFD)
مانع	احتمال پیامدهای بزرگ (نشت گسترده) از یک مخزن در اثر پارگی / نشت / و غیره را کاهش خواهد داد.	1×10^{-2}
سیستم فاضلاب (زهکشی) زیرزمینی هواکش مخزن (مجرایی به اتمسفر) ضد حریق	احتمال پیامدهای شدید مانند ترکیدن مخزن و نشت گسترده را کاهش خواهد داد. جلوگیری از فشار بیش از حد مخازن میزان گرمای ورودی را کاهش می‌دهد و زمان اضافی برای کاهش دادن فشار، خاموش کردن آتش و... را فراهم می‌کند.	1×10^{-2} 1×10^{-2} 1×10^{-2}
دیوار انفجار / پناهگاه زیرزمینی	احتمال پیامدهای شدید از یک انفجار را با محدود کردن انفجار و به منظور حفاظت از افراد، تجهیزات، ساختمان و... را کاهش می‌دهد.	1×10^{-2}
طراحی ذاتاً ایمن	در صورت اجرای صحیح، به طور قابل توجهی می‌تواند احتمال پیامد مرتبط با یک سناریو را کاهش دهد.	1×10^{-2}
متوقف‌کننده انفجار / حریق	اگر به درستی طراحی، نصب و تعمیر و نگهداری شود، باید پتانسیل برای از بین بردن فلاش‌بک از طریق یک سیستم لوله‌کشی و یا به یک ظروف یا مخزن را داشته باشد.	1×10^{-2}
IPL	نظرات (با فرض یک مبنای طراحی مناسب و روش‌های مناسب بازرسی و نگهداری)	احتمال نقص بر حسب تقاضا (PFD)
شیر اطمینان	از افزایش بیش از حد فشار سیستم جلوگیری می‌کند. اثربخشی این وسیله حساس به سرویس کردن و آزمایش کردن است.	$1 \times 10^{-5} - 1 \times 10^{-1}$
دیسک انفجار	از افزایش بیش از حد فشار سیستم جلوگیری می‌کند. اثربخشی این وسیله حساس به سرویس کردن و آزمایش کردن است.	$1 \times 10^{-5} - 1 \times 10^{-1}$
سیستم کنترل فرایند اصلی	می‌تواند در صورت وابسته نبودن به رویداد آغازگر، آن را به عنوان IPL در نظر گرفت (برای توضیحات بیشتر به IEC61508 و IEC61511 رجوع شود).	$1 \times 10^{-2} - 1 \times 10^{-1}$ (بیشتر از 1×10^{-1} توسط IEC موافقت شده است)
SIF	برای توضیحات بیشتر به IEC61508 و IEC61511 رجوع شود.	برای توضیحات بیشتر به IEC61508 و IEC61511 رجوع شود.
SIL1	به طور معمول شامل سنسور منفرد، پردازنده منطق منفرد و عنصر نهایی منفرد می‌باشد.	$1 \times 10^{-2} < - < 1 \times 10^{-3}$
SIL2	به طور معمول شامل سنسورهای چندگانه (برای تحمل خطا)، کانال پردازنده منطقی چندگانه (برای تحمل خطا) و عناصر نهایی چندگانه (برای تحمل خطا) می‌باشد.	$1 \times 10^{-6} < - < 1 \times 10^{-1}$
SIL3	به طور معمول شامل سنسورهای متعدد، کانال‌های متعدد پردازنده منطقی و عناصر نهایی چندگانه می‌باشد.	$1 \times 10^{-2} < - < 1 \times 10^{-1}$

IPL: Independent protection layer; SIF: Safety Instrumented Function; PFD: Process flow diagram; SIL: Safety integrity level

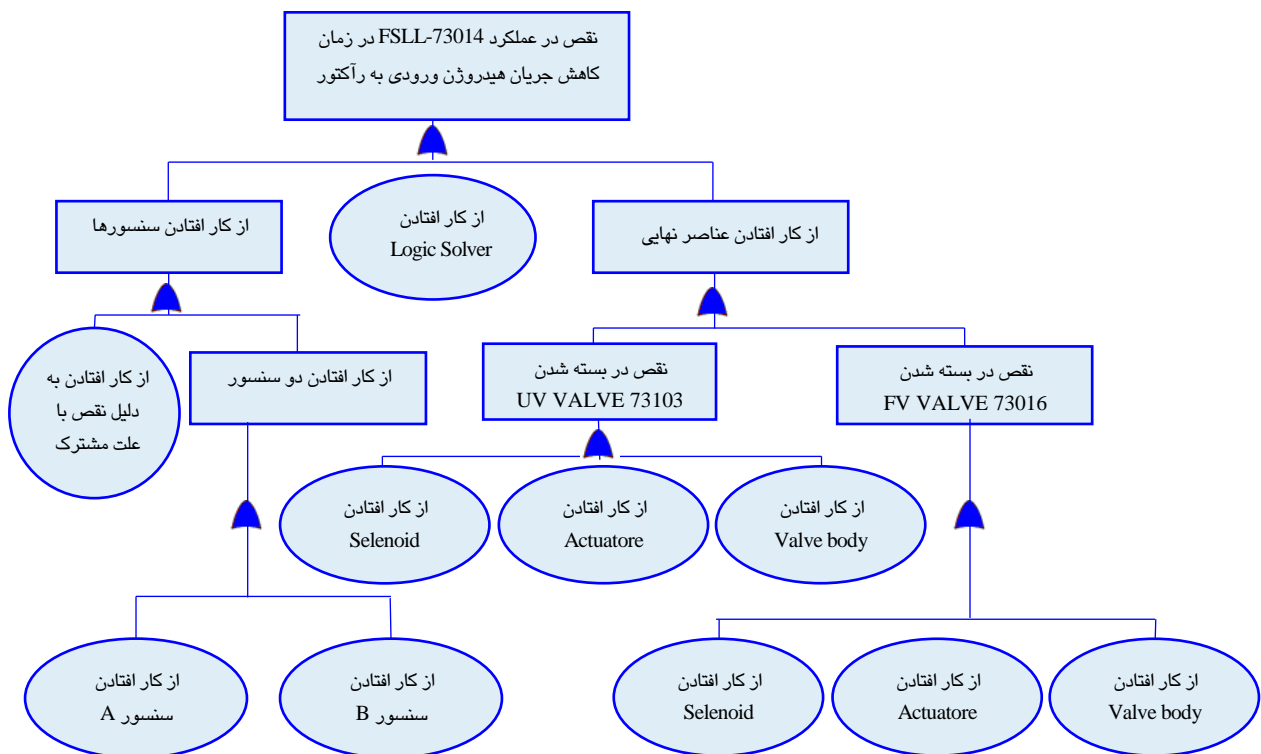
جدول ۳. نمونه کاربرد روش (LOPA) Layer of Protection Analysis

سناریوی خطرناک و بحرانی	طبقه پیامد	معیار ریسک (فراوانی در هر سال)	رویداد آغازگر		رویداد فعال‌کننده یا شرایط تعدیل‌کننده			حفاظت‌ها		فرکانس رویداد خطرناک	SIF یکپارچگی ایمنی هدف PFD (req) SIL
			شرح	طبقه	شرح	احتمال	شرح	IPLs	PFD		
قطع جریان سیال خروجی از پمپ‌های A/BV301، افزایش شدت واکنش‌ها و افزایش شدید و ناگهانی دمای رآکتور	قابل توجه	10^{-4}	از کار افتادن پمپ‌های A/BV301	نقص در تجهیزات	حضور کارکنان در سایت	۱	بدون	لایه حفاظتی غیر مستقل	10^{-1}	10^{-4}	SIL3
ایزومریزاسیون در اثر کاهش سرعت فضایی، انفجار رآکتور و احتمال مرگ چند نفر از کارکنان		10^{-5}	از کار افتادن پمپ‌ها به وسیله جاذب	نقص در گرفتگی صافی	حضور کارکنان در سایت	۱	بدون	لایه حفاظتی غیر مستقل	10^{-1}	10^{-4}	SIL3

SIF: Safety Instrumented Function; SIL: Safety integrity level; PFD: Process flow diagram; IPLs: Independent protection layers

ریاضی و روابط جبر Boolean استفاده می‌شود تا رویداد اصلی را به رویدادهای پایه‌ای (Basic events) مرتبط کند. در این روش، یک رویداد نامطلوب که رویداد رأس (Top event) نامیده می‌شود، مبنا قرار داده می‌شود و علل و راه‌های منجر به بروز این رویداد اصلی، به صورت بسط از بالا به پایین مورد بررسی قرار می‌گیرد. جهت اجرای روش FTA مراحل «ساخت درخت خطا، تجزیه و تحلیل کیفی درخت خطا و تجزیه و تحلیل کمی درخت خطا» انجام می‌شود (شکل ۲).

بخش دوم مطالعه: در قسمت دوم مطالعه با استفاده از روش FTA، SIL موجود سیستم مورد بررسی و ممیزی قرار گرفت. این روش مدلی گرافیکی و نموداری منطقی است که ترکیب وقایع و نواقصی که می‌توانند منجر به رویداد نامطلوب گردد را به طور کیفی مشخص می‌کند و سپس با تحلیل کمی این وقایع، احتمال و تکرارپذیری آن را برآورد می‌نماید و مورد ارزیابی قرار می‌دهد (۸، ۵). روش FTA، شیوه‌ای استنتاجی یعنی از کل به جزء است که در آن از نمادهای



شکل ۲. نمونه درخت خطا ترسیم شده

با سطح یکپارچگی ایمنی موجود سیستم که با استفاده از روش FTA محاسبه شد (جدول ۶)، مطابقت داشت.

همچنین، فرکانس رویداد کاهش یافته نهایی، با معیار خطر قابل قبول پالایشگاه مطابقت داشت که این موضوع نشان دهنده کفایت IPL جهت کنترل سناریوهای خطرناک می‌باشد (جدول ۷).

از دیگر اهداف مطالعه حاضر، تعیین سطح یکپارچگی ایمنی سیستم‌های ابزار دقیق بود. با توجه به نتایج حاصل از هر دو روش IPL و FTA، از ۲۲ مورد سناریوی خطرناک انتخاب شده، ۴ مورد (۱۸/۲ درصد) SIL۱، ۱۷ مورد (۷۷/۳ درصد) SIL۲ و ۱ مورد (۴/۵ درصد) SIL۳ را به خود اختصاص دادند. نتایج پژوهش نشان داد که سناریوی ۲ (قطع جریان سیال خروجی از پمپ‌های ۱A/BV۳۰۱، افزایش شدت واکنش‌ها و افزایش شدید و ناگهانی دمای رآکتور ایزومریزاسیون و در نهایت انفجار رآکتور) با پیامد وارد شدن آسیب قابل توجه به واحد و بروز تلفات انسانی، از بحرانی‌ترین نقاط فرایند تولید از نقطه نظر ایمنی در واحد ایزومریزاسیون محسوب می‌شود. سناریوی مذکور بالاترین SIL۳ را در میان سایر سناریوها به خود اختصاص داد. با توجه به انطباق کامل SIL موجود سیستم با سطح مورد نیاز، هیچ موردی از انحراف معیار در سیستم مشاهده نشد که نیاز به اصلاح و یا افزایش لایه‌های حفاظتی داشته باشد.

بحث

هدف مطلوب ایمنی سیستم، توسعه یک سیستم بدون خطر می‌باشد. با این وجود، دستیابی به ایمنی مطلق امکان‌پذیر نیست؛ چرا که رهایی کامل از شرایط خطرناک همیشه امکان‌پذیر نمی‌باشد؛ به ویژه هنگامی که با سیستم‌های پیچیده‌ای که به طور ذاتی خطرناک هستند، مواجه می‌باشیم. به دلیل این که اغلب این امکان وجود ندارد که همه مخاطرات حذف گردد، هدف واقع‌گرایانه، توسعه دادن سیستم با خطرات قابل قبول است (۱۰).

مطالعه Dutuit و همکاران در دانشگاه بوردو فرانسه انجام شد و نشان داد که نتایج به دست آمده از روش FTA جهت ارزیابی SIL، تا حدودی با آنچه که توسط روش‌های دقیق‌تر (مانند روش شبیه‌سازی Monte Carlo بر مبنای مدل Petri Net) به دست آمده است، یکسان می‌باشد (۱۱). نتایج پژوهش Kaymakci و همکاران که با هدف ارزیابی قابلیت اطمینان سیستم‌های ایمنی حریق در صنایع ریلی در ترکیه با استفاده از دو روش Risk graph و FTA انجام شد، حاکی از آن بود که برای ارزیابی SIL سیستم‌های پیچیده، روش FTA روش دقیق‌تری نسبت به روش Risk graph می‌باشد (۱۲). Noriyati و همکاران با انجام تحقیقی به این نتیجه رسیدند که مشعل سوپر هیتر موجود در فرایند واحد آمونیاک، یک تجهیز با خطر بالا می‌باشد که احتمال نقص در زمان تقاضای آن برابر با $PFD = 4/38E-2$ و این مقدار معادل SIL۱ می‌باشد. این سطح از قابلیت اطمینان جوابگوی خطر موجود در سیستم نیست. بنابراین، به منظور کاهش خطر و ارتقای سطح ایمنی و قابلیت اطمینان فرایند، نسبت به طراحی مجدد SIS اقدام گردید. با نصب دو عدد Emergency shut-down valve (ESDV) به شکل سری بر روی خط گاز و Purge gas و اضافه نمودن Pressure switch، سطح یکپارچگی ایمنی سیستم به SIL۲ ارتقا یافت (۱۳). از نتایج مطالعه حاضر می‌توان به مواردی اشاره کرد که تحت عنوان پیشنهاد جهت بهبود و ارتقای سطح ایمنی سیستم، در ادامه عنوان شده است.

FTA به دو صورت کیفی و کمی انجام می‌شود. در مدل کمی، احتمال و تکرارپذیری رویداد رأس و برش‌های حداقل بر اساس اطلاعات مربوط به احتمال یا تکرارپذیری وقایع پایه (داده‌های نرخ نقص تجهیزات و داده‌های مربوط به خطاهای انسانی) و همچنین، قوانین جبر Boolean و ترکیب دروازه‌ها محاسبه می‌گردد (۹، ۸). یکی از رویکردهای کمی نمودن روش FTA، استفاده از رویکرد دروازه به دروازه می‌باشد. برای ارتباط منطقی بین وقایع در ساختار درخت خطا، از دروازه‌های AND و OR استفاده می‌شود. در رویکرد دروازه به دروازه، کمی‌سازی از وقایع پایه شروع می‌گردد و تا رسیدن به واقعه رأس به سمت بالا ادامه می‌یابد. همچنین، قبل از محاسبه خروجی دروازه، لازم است همه ورودی‌های دروازه تعریف شوند. قبل از حرکت به سطوح بالاتر، باید همه دروازه‌های پایینی محاسبه گردد (۹).

در مطالعه حاضر، عدم عملکرد SIF در زمان تقاضا به عنوان رویداد اصلی یا رأس در نظر گرفته شد و علل و راه‌های منجر به بروز این رویداد اصلی به صورت بسط از بالا به پایین در سایر اجزای تشکیل دهنده سیستم ابزار دقیق ایمنی مورد بررسی قرار گرفت. برای انجام این تحلیل، ابتدا اجزای تشکیل دهنده SIS که شامل سنسور، مدار منطقی و عنصر یا عناصر نهایی می‌باشد، با استفاده از جدول Cause and Effect مشخص گردید. سپس اطلاعات مربوط به نرخ خرابی غیر قابل تشخیص تجهیزات (undetected dangerous) و اجزای موجود در SIS استخراج شد. این اطلاعات از طریق داده‌های ارایه شده توسط شرکت‌های سازنده تجهیزات، سایت شرکت Exida و یا از سایر منابع داده‌ای همچون OREDA به دست آمد. همچنین، جهت محاسبه احتمال نقص در زمان تقاضای هر جزء از سیستم، اطلاعات مربوط به فاصله زمانی تست یا تعمیر و نگهداری اجزا (Test interval) از بهره‌بردار (پالایشگاه) اخذ گردید. سپس با استفاده از فرمول $PFD = \frac{\lambda du * TI}{2}$ ، احتمال نقص در زمان تقاضای هر جزء از سیستم محاسبه شد. در پژوهش حاضر از نرم‌افزار OpenFTA جهت FTA استفاده شد. پس از ساخت درخت خطا با استفاده از نرم‌افزار مذکور، داده‌های به دست آمده از محاسبات هر جزء از سیستم وارد نرم‌افزار و احتمال عدم عملکرد در زمان تقاضای سیستم ابزار دقیق ایمنی (PFD_{SIS}) برآورد گردید. این مقدار معادل SIL موجود سیستم می‌باشد. در هر دو روش، معیار تعیین SIL، جدول ۴ بود که توسط استاندارد IEC۶۱۵۱۱ ارایه شده است.

جدول ۴. (SIL) Safety integrity level

(مرجع: استاندارد IEC۶۱۵۱۱)

محدوده PFD	طبقه‌بندی SIL
$10^{-2} \leq PFD < 10^{-4}$	۴
$10^{-4} \leq PFD < 10^{-6}$	۳
$10^{-6} \leq PFD < 10^{-8}$	۲
$10^{-8} \leq PFD < 10^{-10}$	۱

SIL: Safety integrity level; PFD: Process flow diagram

یافته‌ها

بر اساس نتایج به دست آمده در تمامی سناریوهای منتخب، سطح یکپارچگی ایمنی مورد نیاز که از طریق روش LOPA مورد بررسی قرار گرفت (جدول ۵)،

جدول ۵. نتایج تعیین (SIL) Safety integrity level هدف (Target SIL) با استفاده از روش (LOPA) Layer of Protection Analysis

SIL	سناریو	آغازگر عملکرد ابزار دقیق ایمنی
SIL ₂	افزایش بیش از حد سطح مایع در ظرف ۷۳۰۱ به علت ورود و تجمع بیش از حد آن و خروج مایع از ظرف ۷۳۰۱ و ورود آن به کمپرسور C-۷۳۰۱A/B و آسیب به کمپرسور و از بین رفتن محصولات	LSHH-۷۳۰۴۶
SIL ₃	قطع جریان سیال خروجی از پمپ‌های A/B۷۳۰۱، افزایش شدت واکنش‌ها و افزایش شدید و ناگهانی دمای رآکتور ایزومریزاسیون در اثر کاهش سرعت فضایی، انفجار رآکتور و احتمال مرگ چند نفر از کارکنان	FSL-۷۳۰۱۳
SIL ₈	قطع خوراک (هیدروژن) و واکنش گرمای شدید و افزایش دمای رآکتور R-۷۳۰۱A/B و آسیب به رآکتور و مرگ کارکنان	FSL-۷۳۰۱۴
SIL ₂	افزایش دمای المنت‌های برقی و سوپر هیتر H-۷۳۰۱ و آسیب به درایرهای خوراک	TXSHH-۷۳۰۱۹
SIL ₂	افزایش دمای المنت‌های برقی و سوپر هیتر H-۷۳۰۱ و وارد شدن آسیب به درایرهای خوراک	TXSHH-۷۳۰۱۷
SIL ₂	افزایش دمای المنت‌های برقی و سوپر هیتر H-۷۳۰۱ و وارد شدن آسیب به درایرهای خوراک	TXSHH-۷۳۰۱۵
SIL ₂	ارسال بیش از حد سیال از طریق پمپ P-۷۳۰۷ و افزایش سطح مایع در مبدل E-۷۳۰۶ و اختلال در عملکرد هیتر ۷۳۰۱	LSHH-۷۳۰۰۶
SIL ₂	عدم وجود سیال کافی در مبدل ۷۳۰۶ و کاهش یا قطع بخارات نفتای سبک ارسالی به هیتر ۷۳۰۱ و وارد شدن آسیب و اختلال در عملکرد هیتر	FSL-۷۳۰۰۶
SIL ₂	بالا رفتن دمای المنت‌های برقی و افزایش دمای بدنه سوپر هیتر H-۷۳۰۱ و وارد شدن آسیب به سوپر هیتر	TXSHH-۷۳۱۳۱
SIL ₂	بالا رفتن دمای المنت‌های برقی و افزایش دمای بدنه سوپر هیتر H-۷۳۰۱ و وارد شدن آسیب به سوپر هیتر	TXSHH-۷۳۱۳۲
SIL ₂	بالا رفتن دمای المنت‌های برقی و افزایش دمای بدنه سوپر هیتر H-۷۳۰۱ و وارد شدن آسیب به سوپر هیتر	TXSHH-۷۳۱۳۳
SIL ₈	کاهش سطح کاستیک در ظرف ۷۳۱۰، بسته نشدن UV-۷۳۱۰۹ و عدم جذب گاز HCL و ایجاد خوردگی در تجهیزات و سامانه سوخت مصرفی پالایشگاه	LSLL-۷۳۰۱۳
SIL ₂	افزایش سریع و قابل توجه فشار برج DIH-۷۳۱۱ و بسته شدن REBOILERS A/B۷۳۰۹ و باز شدن شیرهای اطمینان و افزایش مقدار Flaring و ایجاد آلودگی زیست محیطی	PSHH-۷۳۰۳۰
SIL ₂	افزایش سریع و قابل توجه فشار برج ۷۳۰۸ و بسته شدن REBOILERS A/B۷۳۱۲ و باز شدن شیرهای اطمینان ها و افزایش مقدار Flaring و ایجاد آلودگی زیست محیطی	PSHH-۷۳۰۲۳
SIL ₈	کاهش سطح مایع در ظرف ۷۳۰۶، بسته شدن UV خروجی ظرف ۷۳۰۶ و از کار افتادن پمپ‌های A/B۷۳۰۱ و امکان افزایش دمای ناگهانی رآکتور در اثر کاهش سرعت فضایی و وارد شدن آسیب به رآکتور	LSLL-۷۳۰۲۲
SIL ₈	کاهش سطح مایع در ظرف ۷۳۰۸، بسته نشدن FV خروجی ظرف ۷۳۰۸ و ورود گاز هیدروژن به همراه کلر به برج DIH، افزایش فشار برج و ایجاد خوردگی در تجهیزات و آسیب به جاذب‌های رطوبت	LSLL-۷۳۰۲۳
SIL ₂	کاهش بیش از حد فشار خروجی پمپ‌های A/B۷۳۰۱، افزایش دمای ناگهانی رآکتور و آسیب به آن	PAL-۷۳۱۴۲
SIL ₂	کاهش بیش از حد فشار خروجی پمپ‌های A/B۷۳۰۱ و ایجاد اختلال در فرایند	PAL-۷۳۱۴۳
SIL ₂	کاهش بیش از حد فشار خروجی پمپ‌های A/B۷۳۰۱ و ایجاد اختلال در فرایند	PAL-۷۳۱۴۴
SIL ₂	کاهش فشار خروجی پمپ‌های A/B۷۳۰۱ به علت گرفتگی مسیر (صافی) و داغ شدن پوسته پمپ و وارد شدن آسیب به پمپ	PSLL-۷۳۱۴۲
SIL ₂	کاهش فشار خروجی پمپ‌های A/B۷۳۰۱ به علت گرفتگی مسیر (صافی) و داغ شدن پوسته پمپ و وارد شدن آسیب به پمپ	PSLL-۷۳۱۴۳
SIL ₂	کاهش فشار خروجی پمپ‌های A/B۷۳۰۱ به علت گرفتگی مسیر (صافی) و داغ شدن پوسته پمپ و وارد شدن آسیب به پمپ	PSLL-۷۳۱۴۴

SIL: Safety integrity level

جدول ۶. نتایج ارزیابی (SIL) Safety integrity level موجود سیستم با استفاده از روش (FTA) Fault tree analysis

تعیین SIL از طریق روش FTA	شرح عملکرد ابزار دقیق ایمنی (SIF)	آغازگر عملکرد ابزار دقیق ایمنی (SIF Initiator)
SIL _۲	در صورت وجود سطح بالای مایع در V-7301، موجب متوقف شدن کمپرسور 7301A/B می‌شود.	LSSH-۷۳۰۴۶
SIL _۳	در صورت کاهش بیش از حد هیدروژن ورودی به راکتور، موجب بسته شدن UV-73103، FV-73016 و UV-73101 می‌شود.	FSL-۷۳۰۱۳
SIL _۸	در صورت کاهش بیش از حد هیدروژن ورودی به مبدل، موجب بسته شدن UV-73103 و FV-73016 می‌شود.	FSL-۷۳۰۱۴
SIL _۲	در صورت افزایش دمای المنت برقی سوپر هیتر (Inlet Bundle)، موجب خاموش شدن هیتر H-7301 می‌شود.	TXSHH-۷۳۰۱۹
SIL _۲	در صورت افزایش دمای المنت برقی سوپر هیتر (Intermediate Bundle)، موجب خاموش شدن هیتر H-7301 می‌شود.	TXSHH-۷۳۰۱۷
SIL _۲	در صورت افزایش دمای المنت برقی سوپر هیتر (Outlet Bundle)، موجب خاموش شدن هیتر H-7301 می‌شود.	TXSHH-۷۳۰۱۵
SIL _۲	در صورت وجود سطح بالای مایع در بخار ساز، موجب خاموش شدن هیتر H-7301 می‌شود.	LSSH-۷۳۰۰۶
SIL _۲	در صورت کاهش بیش از حد جریان در مولد بخار، موجب خاموش شدن هیتر H-7301 می‌شود.	FSL-۷۳۰۰۶
SIL _۲	در صورت افزایش دمای المنت برقی (Inlet Bundle) و بالا رفتن دمای بدنه هیتر، موجب خاموش شدن هیتر H-7301 می‌شود.	TXSHH-۷۳۱۳۱
SIL _۲	در صورت افزایش دمای المنت برقی (Intermediate Bundle) و بالا رفتن دمای بدنه هیتر، موجب خاموش شدن هیتر H-7301 می‌شود.	TXSHH-۷۳۱۳۲
SIL _۲	در صورت افزایش دمای المنت برقی (Outlet Bundle) و بالا رفتن دمای بدنه هیتر، موجب خاموش شدن هیتر H-7301 می‌شود.	TXSHH-۷۳۱۳۳
SIL _۸	در صورت کاهش بیش از حد سطح مایع در V-7310، موجب بسته شدن UV-73109 می‌شود.	LSSL-۷۳۰۱۳
SIL _۲	در صورت افزایش فشار در Deisohexaniser (V-7311)، موجب بسته شدن مسیر بخار از طریق بستن UV-73111، FV-73029 و FV-73030 می‌شود.	PSHH-۷۳۰۳۰
SIL _۲	در صورت افزایش فشار در Stabilizer (V-7308)، موجب بسته شدن مسیر بخار از طریق بستن UV-73107، FV-73019 و UV-73020 می‌شود.	PSHH-۷۳۰۲۳
SIL _۸	در صورت کاهش بیش از حد سطح مایع در Feed Surge Drum (V-7306)، موجب بسته شدن UV-73101 و توقف پمپ‌های P-7301A/B می‌شود.	LSSL-۷۳۰۳۲
SIL _۸	در صورت کاهش بیش از حد سطح مایع در Stabilizer (V-7308)، موجب بسته شدن UV-73028 می‌شود.	LSSL-۷۳۰۳۳
SIL _۲	در صورت ارسال آلارم کاهش فشار خروجی پمپ شارژ (P-7301A/B)، موجب می‌شود پمپ‌های P-7301A/B به شکل خودکار و همزمان روشن شوند.	PAL-۷۳۱۴۲
SIL _۲	در صورت ارسال آلارم کاهش فشار خروجی پمپ برگشت Stabilizer (P-7303)، موجب می‌شود پمپ‌های P-73010A/B به شکل خودکار و همزمان روشن شوند.	PAL-۷۳۱۴۳
SIL _۲	در صورت ارسال آلارم کاهش فشار خروجی پمپ (P-73010)، موجب می‌شود پمپ‌های P-73010A/B به شکل خودکار و همزمان روشن شوند.	PAL-۷۳۱۴۴
SIL _۲	در صورت کاهش بیش از حد فشار در خروجی پمپ شارژ (P-7301)، موجب می‌شود پمپ خاموش شود.	PSLL-۷۳۱۴۲
SIL _۲	در صورت کاهش بیش از حد فشار در خروجی پمپ برگشت Stabilizer (P-7303)، موجب می‌شود پمپ خاموش شود.	PSLL-۷۳۱۴۳
SIL _۲	در صورت کاهش بیش از حد فشار در خروجی پمپ برگشت Deisohexaniser (P-73010)، موجب می‌شود پمپ خاموش شود.	PSLL-۷۳۱۴۴

SIL: Safety integrity level; FTA: Fault tree analysis; SIF: Safety Instrumented Function

جدول ۷. نتایج ارزیابی Safety integrity level (SIL) در واحد ایزومریزاسیون پالایشگاه اصفهان با استفاده از روش‌های Layer of Protection Analysis (LOPA) و Fault tree analysis (FTA)

SIL verification	احتمال رویداد کاهش یافته نهایی	تعیین SIL از طریق روش FTA	تعیین SIL از طریق روش LOPA	معیار خطر قابل قبول	آغازگر عملکرد ابزار دقیق ایمنی
Ok	10^{-3}	SIL ₂	SIL ₂	10^{-3}	LSHH-۷۳۰۴۶
Ok	10^{-5}	SIL ₃	SIL ₃	10^{-5}	FSSL-۷۳۰۱۳
Ok	10^{-5}	SIL ₁	SIL ₁	10^{-5}	FSSL-۷۳۰۱۴
Ok	10^{-3}	SIL ₂	SIL ₂	10^{-3}	TXSHH-۷۳۰۱۹
Ok	10^{-3}	SIL ₂	SIL ₂	10^{-3}	TXSHH-۷۳۰۱۷
Ok	10^{-3}	SIL ₂	SIL ₂	10^{-3}	TXSHH-۷۳۰۱۵
Ok	10^{-3}	SIL ₂	SIL ₂	10^{-3}	LSHH-۷۳۰۰۶
Ok	10^{-3}	SIL ₂	SIL ₂	10^{-3}	FSSL-۷۳۰۰۶
Ok	10^{-3}	SIL ₂	SIL ₂	10^{-3}	TXSHH-۷۳۱۳۱
Ok	10^{-3}	SIL ₂	SIL ₂	10^{-3}	TXSHH-۷۳۱۳۲
Ok	10^{-3}	SIL ₂	SIL ₂	10^{-3}	TXSHH-۷۳۱۳۳
Ok	10^{-3}	SIL ₁	SIL ₁	10^{-3}	LSSL-۷۳۰۱۳
Ok	10^{-5}	SIL ₂	SIL ₂	10^{-5}	PSHH-۷۳۰۳۰
Ok	10^{-5}	SIL ₂	SIL ₂	10^{-5}	PSHH-۷۳۰۲۳
Ok	10^{-3}	SIL ₁	SIL ₁	10^{-3}	LSSL-۷۳۰۳۲
Ok	10^{-3}	SIL ₁	SIL ₁	10^{-3}	LSSL-۷۳۰۳۳
Ok	10^{-3}	SIL ₂	SIL ₂	10^{-3}	PAL-۷۳۱۴۲
Ok	10^{-3}	SIL ₂	SIL ₂	10^{-3}	PAL-۷۳۱۴۳
Ok	10^{-3}	SIL ₂	SIL ₂	10^{-3}	PAL-۷۳۱۴۴
Ok	10^{-3}	SIL ₂	SIL ₂	10^{-3}	PSLL-۷۳۱۴۲
Ok	10^{-3}	SIL ₂	SIL ₂	10^{-3}	PSLL-۷۳۱۴۳
Ok	10^{-3}	SIL ₂	SIL ₂	10^{-3}	PSLL-۷۳۱۴۴

SIL: Safety integrity level; FTA: Fault tree analysis; LOPA: Layer of Protection Analysis

اطمینان یک تجهیز را تضمین می‌نماید و این احتیاجات را با کمترین هزینه برآورده می‌سازد. نتایج تحقیق حاضر نشان داد که اجرای روش آنالیز لایه‌های حفاظتی، مستلزم داشتن اطلاعات و دانش گسترده افراد از فرایند و درک عمیق از سیستم‌های موجود و داشتن تخصص، مهارت و تجربه مناسب تیم انجام دهنده این روش می‌باشد. این امر در صحت و دقت نتایج، تعیین کننده است. این مورد در بیشتر مطالعاتی که با استفاده از روش LOPA انجام شده، مورد تأکید قرار گرفته است (۱۶-۱۴). مطالعه حاضر بیشتر بر محاسبه و پیش‌بینی احتمال بروز سناریوهای خطرناک متمرکز بود و کیفیت لایه‌های حفاظتی در برابر این سناریوها را بررسی نمود. پیشنهاد می‌گردد در پژوهش‌های آینده و به منظور تعیین علل ریشه‌ای سناریوها و پیامدهای خطرناک آن‌ها، از تحلیل علل ریشه‌ای (RCA یا Root cause analysis) و روش‌های مرتبط با آن مانند FTA، (MORT) Management Oversight and Risk Tree و یا Tripod Beta استفاده گردد. در نهایت، لازم به ذکر است که بر اساس مقالات و مطالعات موجود، بیشتر تحقیقاتی که در داخل کشور به منظور تعیین سطح یکپارچگی ایمنی با استفاده از روش LOPA انجام شده است، تنها به مشخص و تعیین نمودن Target SIL پرداخته‌اند (۲۱-۱۶)، اما در پژوهش حاضر ضمن تعیین SIL مورد نیاز سیستم از طریق روش LOPA، اقدام به ممیزی سیستم و ارزیابی قابلیت اطمینان آن با استفاده از روش FTA گردید.

لرزم بازنگری و به روز نمودن برنامه مدیریت واکنش در شرایط اضطراری (Emergency Response Plan یا ERP) در واحد ایزومریزاسیون و در سطح پالایشگاه با توجه به وجود سناریوهایی که دارای سطح خطر بالا می‌باشند و علاوه بر خسارات مالی و تلفات انسانی در سایت، موجب تهدیدات زیست محیطی در خارج از سایت می‌گردند. با وجود قابلیت اعتماد کمتر به مداخلات اپراتوری نسبت به کنترل‌های مهندسی، پیگیری و اجرای برنامه آموزش مستمر کارکنان، تدوین و یا بازنگری دستورالعمل‌های واکنش در شرایط اضطراری واحد و اجرای مانورها و تمرین کارکنان بر اساس دستورالعمل‌های واکنش در شرایط اضطراری واحد توصیه می‌گردد. این امر باعث ایجاد آمادگی و ارتقای قابلیت‌های انسانی و ایفای نقش بهتر کارکنان در زمان بروز شرایط اضطراری می‌شود. حفظ سطح یکپارچگی ایمنی موجود، منوط به سالم بودن تجهیزات کنترلی و عدم وقوع نقص فنی در عملکرد آن‌ها می‌باشد. بنابراین، یکی از نتایج حاصل از پژوهش حاضر که به منظور کاهش حوادث و ارتقای سطح ایمنی فرایند می‌توان به آن اشاره کرد، ارائه پیشنهاد به منظور برنامه‌ریزی جهت نگهداری و تعمیرات سیستم ابزار دقیق ایمنی مبتنی بر قابلیت اطمینان (Reliability Centered Maintenance یا RCM) است. RCM یک برنامه نت زمان بندی شده است که حداکثر ایمنی و قابلیت

شهید بهشتی می‌باشد که با کد IR.SBMU.RETECH 1396.198 در معاونت پژوهشی این دانشگاه ثبت گردید و با حمایت و پشتیبانی شرکت پالایش نفت اصفهان صورت گرفت. بدین وسیله از مدیران، مسؤولان و کارکنان شرکت پالایش نفت اصفهان به ویژه اداره پژوهش و فن‌آوری، مدیریت و کارکنان HSE، ریاست منطقه بنزین‌سازی و سرپرست و کارکنان واحد ایزومریزاسیون، به جهت مساعدت در انجام این تحقیق، تشکر و قدردانی به عمل می‌آید.

نتیجه‌گیری

بر اساس نتایج به دست آمده از مطالعه حاضر، طراحی دقیق و استفاده از تجهیزات به روز و جدید در واحد ایزومریزاسیون، منجر به ایجاد سطح مناسبی از قابلیت اطمینان و ایمنی در این فرایند شد.

تشکر و قدردانی

پژوهش حاضر برگرفته از پایان‌نامه مقطع کارشناسی ارشد مهندسی ایمنی صنعتی دانشکده سلامت، ایمنی و محیط زیست دانشگاه علوم پزشکی

References

1. Billinton R, Allan RN. Reliability evaluation of engineering systems: Concepts and techniques. Trans. Rezaeian M. Tehran, Iran: Amirkabir University of Technology Publication; 1992. p. 796. [In Persian].
2. Dormohammadi A, Zarei E. Semi quantitative and quantitative risk assessment in process industries with focus on techniques of QRA, LOPA, DOW index. Tehran, Iran: Fanavaran Publications; 2014. p. 252. [In Persian].
3. Jahangiri M, Norozi-Chegin MA. Risk assessment & management. Tehran, Iran: Fanavaran Publications; 2012. [In Persian].
4. CCPS (Center for Chemical Process Safety). Layer of Protection analysis: Simplified process risk assessment. Hoboken, NJ: Wiley; 2001. [In Persian].
5. Abdolhamidzadeh B, Badri N. Quantitative and qualitative risk assessment in process industries and describing methods for identifying industrial hazards with a focus on the HAZOP approach. Tehran, Iran: Andishesara Publications; 2010. [In Persian].
6. International Electrotechnical Commission. Functional Safety of Electrical/electronic/programmable Electronic Safety-related Systems: Guidelines on the application of IEC 61508.2 and IEC 61508.3. Geneva, Switzerland: IEC; 2010.
7. American Institute of Chemical Engineers, Center for Chemical Process Safety. Guidelines for initiating events and independent protection layers in layer of protection analysis. Hoboken, NJ: Wiley; 2014.
8. Mirzaei Aliabadi M, Mohammad Fam I, Kalatpour O, Babayi Mesdaraghi Y. Risk assessment of liquefied petroleum gas (LPG) storage tanks in the process industries using the Bowtie technique. Journal of Occupational Hygiene Engineering 2016; 3(2): 1-11. [In Persian].
9. Jahangiri M, Norozi M, Sareban Zadeh K. Risk assessment & management. Tehran, Iran: Fanavaran Publications; 2013. [In Persian].
10. Ericson CA. Hazard analysis techniques for system safety. Trans. Moudi MA, Akbari J, Barakat S, Safari S, Shakerian M. Tehran, Iran: Fadak Isatis; 2015. p. 570. [In Persian].
11. Dutuit Y, Innal F, Rauzy A, Signoret JP. Probabilistic assessments in relationship with safety integrity levels by using Fault Trees. Reliability Engineering & System Safety 2008; 93(12): 1867-76.
12. Kaymakci OT, Ustoglu I, Divriklioglu E. Reliability assessment of fire safety systems in railway industry: A case study. Journal of the Chinese Institute of Engineers 2015; 38(3): 286-96.
13. Noriyati RD, Prakoso AB, Musyafa A, Soeprijanto A. HAZOP study and determination of safety integrity level using fault tree analysis on fuel gas superheat burner of ammonia unit in petrochemical plant, East Java. Asian J Applied Sci 2017; 5(2): 396-409.
14. Markowski AS, Sam Mannan M. ExSys-LOPA for the chemical process industry. J Loss Prev Process Ind 2010; 23(6): 688-96.
15. Myers PM. Layer of protection analysis quantifying human performance in initiating events and independent protection layers. J Loss Prev Process Ind 2013; 26(3): 534-46.
16. Lajevardi SS, Jafari MJ, Mohammadfam I. Determining safety integrity level on a hydrogen production unit with application of the layers of protection analysis method. Safety Promotion and Injury Prevention 2014; 2(1): 23-30. [In Persian].
17. Habibi E, Keshavarzi M, Yousefi Rizi HA, Hasanzadeh A. Outcome analysis of major accidents and determining the safety integrity level of processes in sour water stripping unit of gas refinery using lopa technique. J Health Syst Res 2011; 7(3): 301-14. [In Persian].
18. Rafan MH, Nemati Paridari M. Using the fuzzy model to layers of protection analysis in estimating the safety integrity level of oil pipeline transmission. Proceedings of the 8th Symposium advances in Science and Technology Commission-IV; 2014 Feb. 6; Mashhad, Iran. [In Persian].
19. Jafari M, Askarian A, Omidi L, Miri Lavasani MR, Taghavi L, Ashori A. The assessment of independent layers of protection in gas sweetening towers of two gas refineries. Journal of Safety Promotion and Injury Prevention 2014; 2(2): 103-12. [In Persian].
20. Hosseini AA, Nemati A. Using HAZOP and LOPA methods for determining of safety integrity level (SIL) for ESDs on hydrogen production unit of a petrochemical plant. Proceedings of the 3rd International Conference on Oil, Gas & Petrochemical; 2015 Dec. 13-4; Tehran, Iran. [In Persian].
21. Yarmohammadi F, Varshosaz K, Paridari N, Mohammadfam I. Layer of protection analysis (LOPA) of the MTBE tanks of Shiraz refinery. Proceedings of the 2nd International Conference on Sustainable Development, Solutions and Challenges Focusing on Agriculture, Natural Resources, Environment and Tourism Tabriz; 2015 Feb 24-26; Tabriz, Iran. [In Persian].

Evaluating the Effectiveness of Safety Instrumented Systems Using Layer of Protection Analysis and Fault Tree Analysis in the Isomerization Unit of Isfahan Oil Refinery, Iran

Mahdi Ghasempur¹, Reza Gholamnia², Mousa Jabbari³, Amir Hossein Matin⁴,
Abbas Aghababae⁵

Original Article

Abstract

Background: Investigating the hazardous factors and points in process industries through risk management and evaluation for preventing accidents is particularly important. Oil and gas refineries have several risks such as fire, explosion, or the release of toxic substances, which might have catastrophic and irremediable consequences. Conducting safety integrity level (SIL) studies in the process industries for assessing safety status and reliability of complex engineering systems is of particular importance. This study aimed to investigate the effectiveness of safety instrumented systems (SIS) in the isomerization unit of the gasoline production complex of Isfahan oil refinery, Iran.

Methods: In the first part of the study, the semi-quantitative method of layer of protection analysis (LOPA) was used to analyze the layers of protection and determine the required SIL of the system (target SIL). In the second part, using the fault tree analysis (FTA), the existing SIL of the system was verified.

Findings: In all selected scenarios, the existing SIL of system is consistent with the required SIL (target SIL). The frequency of final reduced event corresponded to the acceptable risk standard of the refinery as well, which indicated the adequacy of the existing independent protection layers (IPLs).

Conclusion: Accurate designing and using the state-of-the-art equipment lead to an acceptable level of safety in this process, and the system is working with a proper reliability.

Keywords: Process industries, Risk assessment, Layers of protection analysis, Fault tree analysis, Safety integrity level

Citation: Ghasempur M, Gholamnia R, Jabbari M, Matin AH, Aghababae A. **Evaluating the Effectiveness of Safety Instrumented Systems Using Layer of Protection Analysis and Fault Tree Analysis in the Isomerization Unit of Isfahan Oil Refinery, Iran.** J Health Syst Res 2018; 14(2): 204-14.

1- Department of Industrial Safety, School of Public Health and Safety, Shahid Beheshti University of Medical Sciences, Tehran, Iran

2- Associate Professor, Department of Health, Safety and Environment, School of Public Health and Safety, Shahid Beheshti University of Medical Sciences, Tehran, Iran

3- Associate Professor, Department of Industrial Safety, School of Public Health and Safety, Shahid Beheshti University of Medical Sciences, Tehran, Iran

4- Lecturer, Department of Industrial Safety, School of Public Health and Safety, Shahid Beheshti University of Medical Sciences, Tehran, Iran

5- Industrial Consultant, Isfahan Oil Refinery, Isfahan, Iran

Corresponding Author: Reza Gholamnia, Email: gholamnia@sbmu.ac.ir