



تحلیل اقتصادی استراتژهای پاسخ به ریسک پالایش استحصال گاز با روش NPV (مطالعه موردی صنعت پالایشگاه گاز)

علیرضا عسکریان

دانشجوی دکتری، گروه مدیریت محیط‌زیست، واحد تهران شمال، دانشگاه آزاد اسلامی، تهران، ایران

مهناز میراز ابراهیم طهرانی (نویسنده مسؤول)

استادیار، گروه مدیریت محیط‌زیست، واحد تهران شمال، دانشگاه آزاد اسلامی، تهران، ایران

Email: tehrani.mah@gmail.com

تاریخ دریافت: ۹۹/۰۵/۲۳ * تاریخ پذیرش ۹۹/۰۹/۲۶

چکیده

امروزه با ارزیابی فنی و اقتصادی می‌توان نسبت به اقتصادی شدن استراتژی‌های پاسخ به ریسک به صورت کاملاً علمی اظهارنظر کرد. هدف از این مطالعه تحلیل توجیج‌پذیری اقتصادی استراتژی‌های کاهش ریسک از بین اقدامات پیشنهادی توسط مدیران با توجه به در نظر گرفتن الزامات، استانداردها و محدودیت‌های پالایشگاه گاز است. با محاسبه کلی از زیان‌های توقف واحد پالایشگاه مشخص گردید که میزان آن بسیار سرسام‌آور می‌باشد و اگر بتوان حتی بخشی از هزینه‌های مربوطه را کاهش داد و یا سیر فرسایشی سیستم را کم کرد، می‌توان سود کلاتی را عاید شرکت نمود. در این مطالعه اقتصادی بودن جریان فرآیند مالی استراتژی‌های کاهش ریسک، به صورت اختلاف عددی حاصل از قبل و بعد انجام اقدامات اصلاحی ریسک به عنوان میزان تأثیرگذاری اقدامات اصلاحی با استفاده از تکنیک‌های ارزش خالص فعلی و نرخ بازده داخلی، در ده سال ارزیابی شد است. نتایج حاصل از تحلیل اقتصادی ۶ استراتژی کاهش ریسک نشان داد، فرآیند مالی حاصل از پیاده‌سازی استراتژی‌های کاهش ریسک در واحد نسبت به پیشگیری از عدم رخداد رویداد و توقف واحد، مشت و بزرگ‌تر از صفر است که بر ضرورت پیاده‌سازی از نفعه نظر اقتصادی دلالت می‌کند. با استفاده از روش‌های پیشرفتne برای تحلیل سرمایه‌گذاری، می‌توان اقتصادی بودن و افزایش سودآوری استراتژی کاهش ریسک‌ها را محاسبه می‌کنند.

کلمات کلیدی: ارزیابی اقتصادی، استراتژی سرمایه‌گذاری، ارزش خالص فعلی، نرخ بازگشت سرمایه داخلی.

۱- مقدمه

تعادل بین درآمدها، هزینه و سرمایه‌گذاری در شرایط فعلی و منافعی که انتظار می‌رود تا در آینده به دست آید، از جمله پایه‌ای ترین پرسش‌های اقتصادی است که صنایع طی فعالیت‌های تجاری خود با آن روبرو هستند. ارزیابی سرمایه‌گذاری‌های اقتصادی، محوریت اصلی خود را به تصمیم‌گیری بر مبنای منافع استراتژیک مختلف در مقایسه با هزینه‌های آن‌ها متمرکز داشته است (Nowak et al., 2020). پالایشگاه گاز از جمله نهادهای حساس به سیاست‌گذاری خرد و کلان در سطح داخلی نظریه مدیریت کارایی هزینه‌ها، دارایی کنترلی و مدیریت تعهدات، مدیریت کیفیت، مدیریت رضایت مشتری و ... در سطح خارجی متأثر از تحولات بازار و ریسک‌های غیرقابل کنترل بوده که اهتمام به در نظر گرفتن توازن در قبال درآمدها و هزینه‌ها است که بتواند موفقیت بالایی را از لحاظ سودآوری و بهره‌وری ایجاد نماید (Liu et al., 2017).

افزایش سطح بهره‌وری وابسته به عملکرد صحیح تجهیزات، کاهش خطای انسانی، تعمیرات و نگهداری مناسب و کاهش حوادث است که این موارد جزء ریسک‌های سیستم می‌باشد. کاهش ریسک مستلزم هزینه می‌باشد و انتخاب استراتژی مناسب جهت کاهش هزینه در سیستم است (Kumar et al., 2018). هر زمان مدیران با فعالیت‌هایی از قبیل شناسایی، دسته‌بندی، انتخاب و اولویت‌بندی سروکار داشته باشند با یک مسئله تصمیم‌گیری روبرو هستند که در مدیریت ریسک و در بخش پاسخ‌گویی به ریسک نیز یک مسئله تصمیم‌گیری وجود دارد. می‌توان گفت تصمیم‌گیری در مورد پاسخ به یک ریسک یک مسئله تصمیم‌گیری چند معیاره است (Saaty et al., 2014). مدیریت ریسک در حال حاضر به یک فاکتور حیاتی برای موفقیت مدیریت پالایش پالایشگاه تبدیل شده است. ازانجاكه ریسک‌ها توسط اثر بالقوه‌شان بر اهداف تولید محصول پالایشگاه مورد تجزیه و تحلیل قرار می‌گیرند، می‌توان این‌گونه برداشت کرد که ارتباط مستقیمی میان مدیریت ریسک کارا و موفقیت پالایش و استحصال گاز وجود دارد. مطابق با نظریه فرآیند مدیریت ریسک به دو مرحله اصلی ارزیابی ریسک‌ها (شامل شناسایی و تحلیل ریسک‌ها) و پاسخ‌گویی به آن‌ها قابل تقسیم می‌باشد (Miller et al., 2005). مرحله پاسخ‌گویی ریسک‌ها شامل شناسایی، ارزیابی و انتخاب اقدامات پاسخ است (Vatani er al., 2017) علاوه بر این (Evelyn et al., 2011) اقدامات پاسخ به ریسک‌ها به روش‌های مختلفی طبقه‌بندی نمودند که شامل دسته‌بندی مهم پاسخ‌های پیشگیرانه و واکنشی می‌باشد. ازانجاكه تصمیم‌گیری نادرست در سرمایه‌گذاری می‌تواند باعث زیان‌های زیادی برای سرمایه‌گذاران شود، ارزیابی ریسک کمی در ایجاد قابلیت‌های مالی پروژه‌ها به طور گسترشده‌ای مورد استفاده قرار می‌گیرد (Kumar et al., 2018).

با توجه به کمبود سرمایه‌گذاری منابع و ضرورت تخصیص بهینه این منابع جهت تحریک رشد اقتصادی سیستم، لازم است عوامل اصلی در زمینه تخصیص منابع سرمایه‌گذاری، بهدرستی شناسایی شده و با هدایت منابع سرمایه‌گذاری به مولدترین و کارآمدترین بخش‌ها، از منابع محدود در جهت تسريع بهره‌وری استفاده بهینه انجام شود (4 et al., 2013) ازانجاكه که صنایع گاز یکی از مهم‌ترین قطب‌های اقتصادی و درآمدی کشور می‌باشند و ما شاهد حوادث و عدم استحصال گاز در این قطب صنعتی هستیم که باعث خسارت بسیار بالایی می‌گردد، بنابر اهمیت این موضوع و با توجه به ارتباط مدیریت ریسک و مدیریت پالایش استحصال گازترش، استراتژی‌های کاهش ریسک از بین جواب‌های کارآنتخاب می‌شود که مستلزم صرف هزینه و سرمایه‌گذاری است. مدیریت سرمایه‌گذاری با توجه به کلیه نامعلومات و عدم اطمینان‌ها نسبت به آینده، برای دوره‌های سرمایه‌گذاری افق برنامه‌ریزی تعیین می‌نماید.

این هدف همچنین متأثر از عمر مفید تسهیلات سرمایه‌گذاری نیز می‌باشد (Jallon et al., 2011). روش‌های متعددی برای تعیین اقتصادی بودن و رتبه‌بندی طرح‌های سرمایه‌گذاری وجود دارد (Magni et al., 2013). روش نرخ بازگشت سرمایه داخلی (IRR) و ارزش فعلی خالص (NPV) یکی از پرکاربردترین روش‌هایی است که بهمنظور تعیین مطلوبیت سرمایه‌گذاری در طرح اجرا (Cheng et al., 1998). در سال ۲۰۲۰ مطالعه‌ای باهدف تجزیه و تحلیل اقتصادی نوسازی شبکه گرمایش در صنعت توسط نواک و همکارانش انجام شده که جهت سرمایه‌گذاری و توجیح‌پذیر بودن انواع راهکارهای ارائه شده به انتخاب بهترین استراتژی برای بررسی در طول دوره سرمایه‌گذاری با تجزیه و تحلیل ارزش فعلی خالص (NPV)، انجام شد.

با توجه به اینکه تاکنون هیچ گونه مطالعه‌ای جهت استراتژی پاسخ به ریسک به صورت سرمایه‌گذاری در صنایع نفت و گاز ایران با استفاده از IRR و NPV انجام نشده است و همچنین از آنجایی که صنایع گاز یکی از مهم‌ترین قطب‌های اقتصادی و درآمدی کشور می‌باشد و ما شاهد حوادث و قربانیان زیادی در این قطب صنعتی هستیم، بنابر اهمیت این موضوع و با توجه به ارتباط استراتژهای اقدامات کنش‌گرایانه کاهش ریسک در صنعت نفت و گاز که شامل مجموعه‌ای از اقدامات پیشگیرانه برای برخورد با انحراف در محیط کار است هزینه‌های صرف شده نقش قابل توجهی در دامنه تغییرات درآمدهای اقتصادی سیستم دارد.

در این پژوهش با استفاده از نرخ بازگشت سرمایه داخلی (IRR) و ارزش فعلی خالص (NPV)، به استراتژی‌های سرمایه‌گذاری پاسخ به شاخص‌های ریسک توقف تولید استحصال گاز در واحد شیرین سازی گاز، دریکی از پالایشگاه‌های گاز جنوب کشور پرداخته می‌شود. در مجموع هدف از آنچه پژوهش حاضر، ارزیابی شاخص‌های اقتصادی کاهش ریسک با استفاده از معیارهای مختلف ارزیابی مالی و اقتصادی می‌باشد، به عبارت دیگر نتایج این پژوهش تعیین می‌کند که سرمایه‌گذاری بر روی استراتژی کاهش ریسک‌های واحد شیرین سازی گاز با معیارهای IRR و NPV قابل توجیه می‌باشد یا خیر؟. جدول ۱ به خلاصه‌ای از پژوهش‌های صورت گرفته در تحلیل اقتصادی استراتژهای پاسخ به ریسک روش NPV اشاره می‌نماید.

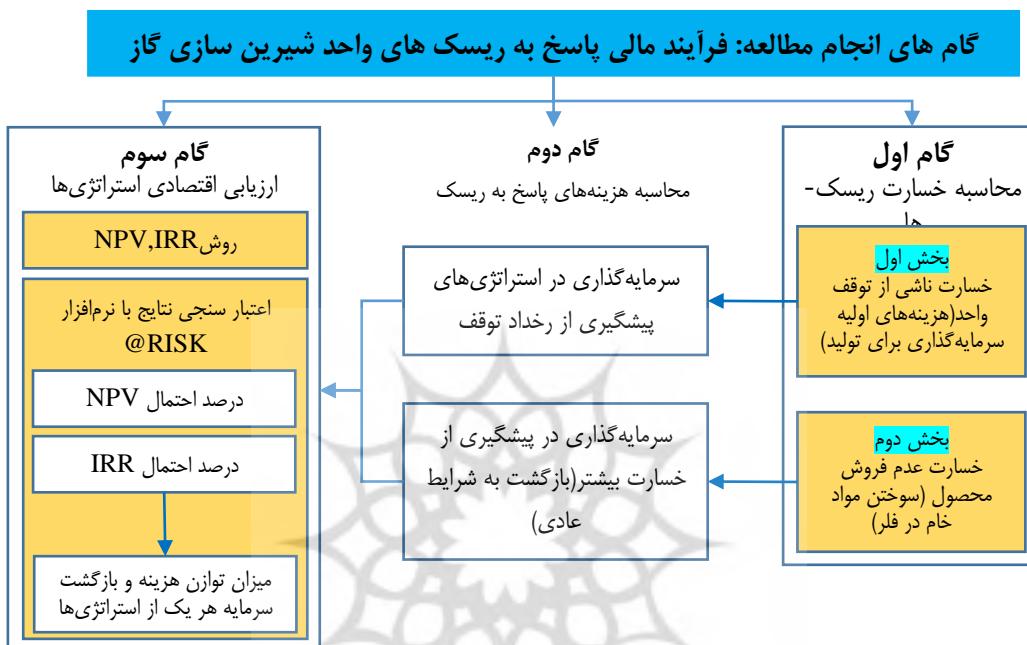
جدول شماره (۱): پیشینه پژوهش‌های تحلیل اقتصادی به روش NPV

| نام نویسنده | نتایج و یافته‌ها |
|-------------------------------|--|
| M. Nowak (2020) | انتخاب از میان چند گزینه پیشنهادی و تصمیم‌گیری جهت سرمایه‌گذاری بر روی گزینه‌های مطرح شده که با توجه به میزان کارایی و بودجه از نظر اقتصادی مقرون به صرفه باشند. که از نظر اقتصادی مقرون به صرفه می‌باشد. |
| M. Sasidharan (2020) | استراتژی‌های اقتصادی پیشتری در مقایسه با برنامه‌هایی که اکنون اتخاذ شده‌اند، شناسایی شده‌اند و ارزیابی دقیق تری از سرمایه‌گذاری در نگهداری از مسیر ریلی ارائه می‌دهد. |
| Evelyn G. Sakka (2020) | استراتژی هزینه‌های نسب، بهره‌برداری و تأمین مالی بیش از یک چرخه استاندارد زندگی بیست ساله در نظر گرفته شده است. قیمت عدمه‌فروشی فعلی، فناوری توربین بادی و هزینه‌های سرمایه‌گذاری به صورت سود و زیان محاسبه شده است. |
| Duncan A. Mellichamp, (2019) | یک استراتژی ساده و شفاف برای بهینه‌سازی متغیرهای وابسته مالی کلیدی یک طرح به شکل (سرمایه‌گذاری اولیه، سودآوری، ریسک) ارائه می‌دهد که برای ارزیابی سودآوری و ریسک، متفاوت با IRR به معنای غیر بعدی NPV) - می‌تواند ارزیابی سودآوری پروژه را انجام دهد |
| Lakshya Kumara, (2017) | یک مدل توسعه یافته و بهینه برای تصمیم‌گیری سرمایه‌گذاری بر روی استراتژی‌های معرفی شده باهدف کاهش آسیب‌پذیری و تحلیل استراتژی‌ها و ریسک‌های عملیاتی پروژه با استفاده از NPV معرفی شده است. |
| پورفوج و همکاران، ۱۳۹۶ | ارزیابی مالی و اقتصادی با روش‌های IRR جهت ساخت اتاق‌های شهرک با توجه به متغیرهای وابسته به صنعت گردشگری انجام شده است و تحلیل حساسیت در نرم‌افزار COMFAR صورت گرفته است. با توجه به شاخص‌های ارزیابی مالی و اقتصادی اجرای طرح‌های شهرک‌های توریستی دارای توجیه نیست. |
| اسماعیل چراغی و همکاران، ۱۳۹۸ | کل ریسک‌های اثرگذار در بحث زیستمحیطی و بهداشت شغلی شناسایی شده و برای هر کدام از ریسک‌ها استراتژی پاسخ به ریسک مناسب داده شده است و سپس یک مدل ریاضی ارائه شده که استراتژی‌های مناسب پاسخ به ریسک‌ها به صورت بهینه انتخاب شدن. |
| حق‌شناس و همکاران، ۱۳۹۶ | در این روش چند فرمول ارائه گردیده است که مربوط به محاسبه بهتر درآمد و تحلیل حساسیت دقیق‌تر NPV است و دو سوابی تولید و توسعه با توجه به متغیرهای مشخص پژوهش با میزان تولید و NPV بالاتر در میان مزرعه ارزیابی مشخص گردیده است. |

۲- روش‌شناسی پژوهش

پژوهش حاضر از نوع کاربردی است و با توجه به هدف و ماهیت تحقیق از روش تحقیق ترکیبی یا آمیخته از طریق تلفیق روش‌های کیفی و کمی استفاده شده است. خسارت‌ها و هزینه‌های تأمین مالی در برابر کاهش پیامد توقف واحد و عناصر مشابهی که بر پتانسیل اقتصادی تولید محصول در شرکت تأثیر دارند به صورت اجزاء مشخص در سه گام محاسبه شده‌اند. با توجه به استراتژی‌های تصمیم‌گیری بر اساس ریسک‌های موجود تابع هدف و ارزیابی اقتصادی روش برای عملکرد کل با توجه به توازن هزینه و بازگشت سرمایه در شکل ۱ نمایش داده است.

شکل شماره (۱): گام‌های انجام پژوهش



ارزیابی اقتصادی فرآیند مالی سرمایه‌گذاری در استراتژی‌های پاسخ به ریسک توقف و عدم تولید محصول واحد شیرین سازی گاز (پالایشگاه گاز جنوب کشور)، به شکل گام‌های زیر انجام شده است.

گام اول: محاسبه هزینه‌های توقف اضطراری واحد

جهت محاسبه هزینه‌های ناشی از توقف اضطراری واحد با استفاده از استاندارد 2009 ASCC، در دو بخش هزینه‌های توقف واحد تقسیم‌بندی گردید و سپس به صورت تأثیر هزینه‌ها بر روی پالایشگاه به صورت مستقیم^۱ و غیرمستقیم^۲ مورد آنالیز قرار گرفت.

(الف) بخش اول هزینه‌های توقف واحد:

محاسبه هزینه رخداد رویداد توقف واحد به دو بخش هزینه‌های مستقیم و غیرمستقیم تقسیم‌بندی گردید. همچنین تأثیر این خسارت‌ها نیز مشخص شده است. نتایج در جدول ۲ ارائه شده است.

هزینه‌های اختلال در تولید (PDC: Production Disturbance Costs) در خصوص هزینه‌هایی که کوتاه مدت تا زمانی که تولید به سطح قبل از حادثه برگردد. هزینه‌های حوادث (AC: Accident Costs)، هزینه‌هایی متحمل شده به کارگران و جامعه در طول درمان‌های پزشکی کارگران مجروح در حوادث. هزینه‌های اداری (AC: Administrative Costs)، هزینه‌هایی تعمیرات مستقیم (MC: Maintenance Costs)، هزینه‌هایی متحمل شده برای تعمیرات غیر برنامه‌ریزی شده انجام می‌شود. هزینه‌های امکانات و تجهیزات (FC: Facility Cost)، هزینه‌های متحمل شده شامل هزینه‌های تأمین و تهییه

¹ Direct

² Indirect

تجهیزات، ماشین‌آلات و بازرسی‌ها می‌باشد. هزینه‌های دیگر (OC: Other Costs)، هزینه‌هایی شامل حمل و نقل، هزینه‌های انرژی، هزینه دستگاه‌ها و تجهیزات، هزینه جرثقیل برای کوتاه مدت می‌باشد.

جدول شماره (۲): محاسبه هزینه توقف واحد به صورت هزینه‌های مستقیم و غیرمستقیم

| گروه هزینه | موارد هزینه‌ای | هزینه مستقیم یا غیرمستقیم | میزان خسارت |
|---------------------------|---|---------------------------|----------------|
| هزینه‌های اختلال در تولید | خسارت درآمد فعلی | I | ۴۰,۳۲۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های حوادث | خسارت برای نگهداری از سایر تجهیزات واحد | I | ۲۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های اداری | خسارت غرامت(پیمانکار، تجهیزات) | D | ۴,۰۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های تعمیرات | خسارت به بالادستی(تأخر ارسال حجم کم محصولات) | D | ۴۰,۳۲۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های عمومی | خسارت تعییرات قطعات غیر برنامه‌ریزی | D | ۵۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های نیاز به تعمیر | خسارت تعییرات غیر برنامه‌ریزی شده در کارگاه مرکزی | D | ۲,۵۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | خسارت مواد شیمیایی استفاده شده در فرآیند | I | ۳۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | خسارت به محصولات که تولید شده است | I | ۱,۵۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های حادث | خسارت پرداخت شده به تجهیزات معیوب | D | ۶,۰۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های اداری | خسارت پرداخت شده برای فوت | D | ۵,۰۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های اداری | خسارت پرداخت شده برای حمل و نقل و تمیزکاری | D | ۳۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | خسارت بازتوانی حادثه | D | ۱,۰۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | خسارت برای تست، کالibrاسیون مجدد تجهیزات و ادوات | D | ۲۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | خسارت پرداخت شده برای اضافه کار | I | ۶۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های اداری | خسارت برای آموزش به پرسنل | I | ۱,۰۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های اداری | خسارت برای تغییر حقوق پرسنل | I | ۳۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های اداری | خسارت برای بازرسی و برسی ممیزان خارجی | I | ۱۱۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های اداری | هزینه پرسنل متخصص از بیرون از شرکت | D | ۴۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | هزینه‌های پرسنل(یکماه) | I | ۹۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | هزینه‌های تأمین قطعات(غیر از قطعه اصلی) | D | ۲,۰۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | هزینه‌های عمومی | I | ۴۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | هزینه‌های حمل و نقل | I | ۸۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | هزینه‌های سریار برای یک دوره تعمیر | I | ۳۶۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | هزینه خواب قطعات اصلی | I | ۴۶۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | هزینه‌های جریمه و تأخیر(یک ماه) | I | ۳۶,۰۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | CM | I | ۲,۵۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | خسارت برای تعمیر، تعویض، شارژ تجهیزات و ادوات | I | ۱۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | هزینه خرید تجهیزات و ادوات پایش و برسی | D | ۸۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | هزینه‌های امکانات | I | ۸۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | هزینه‌های تجهیزات فردی مخصوص(لباس، دستکش) | I | ۲۰۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | هزینه‌های ایجاد | I | ۱۷۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | هزینه‌های امکانات نیروی انسانی(ایاب و ذهاب | I | ۶۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | هزینه‌های ماشین‌آلات | I | ۳۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های ایجاد | هزینه‌های حمل نقل | I | ۵۰,۰۰۰,۰۰۰ |
| هزینه‌های دیگر | هزینه جرثقیل(فقط قطعات سبک و جرثقیل در اختیار | D | ۳۰,۰۰۰,۰۰۰ |

هزینه‌های غیرمستقیم ناشی از توقف واحد، آن دسته از زیان‌هایی است که در اثر توقف و یا کاهش تولید متوجه پالایشگاه شده است. بر اساس داده‌های جدول ۲ طی یک توقف کوتاه مدت و زمان مورد مطالعه، مقدار $50000\text{m}^3/\text{h}$ کاهش تولید در اثر حوادث ناشی از خطای انسانی و یا نقص عملکرد تجهیزات در واحد مذکور است. از آنجاکه بر اساس برآوردها، سود خالص حاصل از پالایش گازترش بر متر مکعب در ساعت در پالایشگاه بر اساس قیمت دلار مرجع می‌باشد، لذا زیان ناشی از کاهش یا توقف تولید در طی یک رخداد به میزان $64,800,000,000$ در هر ترن گاز می‌باشد و یا به عبارتی حدود $456,380$ دلار در هر یکبار رخداد برآورد می‌شود.

$$50,000 * 1,800 * 24 * 30 = 64,800,000,000 \text{ RIAL} = 456,380 \$$$

محاسبات فوق تنها برای یک واحد از دو واحد پالایش گاز پالایشگاه مورد محاسبه قرار گرفته است.

خسارت هزینه‌های مستقیم و غیرمستقیم ناشی از توقف واحد

$$148,770,000,000 \text{ Rial} / 142,000 = 1,047,676 \$$$

خسارت غیرمستقیم عدم فروش محصول و فلر گاز

$$1,047,676 \$ + 456,380 \$ = 1,504,056 \$ = 213,755,952,000 \text{ Rial}$$

در مجموع زیان کل ناشی از توقف و یا کاهش تولید واحد پالایش گاز پالایشگاه معادل با $150,405,600$ دلار یا

$213,755,952,000$ ریال در یکبار رخداد در هر یک سال برآورد شده است.

(ب) بخش دوم زیان‌های ناشی از عدم فروش گاز:

منظور از زیان‌های اقتصادی غیرمستقیم ناشی از توقف، آن دسته از زیان‌هایی است که در اثر توقف و یا کاهش تولید متوجه پالایشگاه شده است. بر اساس داده‌های پالایشگاه طی یک توقف کوتاه مدت، مقدار $50000\text{m}^3/\text{h}$ کاهش تولید در اثر حوادث ناشی از خطای انسانی و یا نقص عملکرد تجهیزات در واحد مذکور است. از آنجاکه بر اساس برآوردها، سود خالص حاصل از پالایش گازترش بر متر مکعب در ساعت در پالایشگاه بر اساس قیمت دلار مرجع می‌باشد، لذا زیان ناشی از کاهش یا توقف تولید در طی یک رخداد به میزان $648,000$ میلیارد ریال در هر ترن گاز می‌باشد و یا به عبارتی حدود $456,380$ دلار در هر یکبار رخداد برآورد می‌شود.

مجموع هزینه‌های تحمیل شده ناشی از توقف واحد دریکی از واحدهای تصفیه گازترش پالایشگاه در جدول ۳ آمده است. با نیمنگاهی به این اعداد و ارقام متوجه شدت بالای هزینه‌ها خواهیم شد، که از آنجاکه سایر واحدهای فرآیندی پالایشگاه نیز از لحاظ شرایط تقریباً متناسب با واحدهای پالایش مورد مطالعه هستند، می‌توان با تعمیم هزینه‌های محاسبه شده و با در نظر گرفتن تقسیم‌بندی واحدهای فرآیندی مطابق برای کل پالایشگاه هزینه‌های توقف را محاسبه کرد.

جدول شماره (۳): مجموع هزینه‌های ناشی از توقف واحد

| نوع هزینه | مبلغ برآورد هزینه (ریال) | مبلغ برآورد هزینه (دلار) |
|--------------------------------|--------------------------|--------------------------|
| هزینه‌های مستقیم و غیرمستقیم | $148,770,000,000$ | $1,047,676$ |
| خسارت عدم تولید | $648,000,000$ | $456,380$ |
| جمع کل خسارت در هر یکبار رخداد | $213,755,952,000$ | $1,093,314$ |

گام دوم: محاسبه میزان سرمایه‌گذاری لازم در سیستم پالایش گاز واحد

شیوه میزان سرمایه‌گذاری لازم در سیستم مدیریت پالایش واحد شیرین سازی گاز در ۶ بخش اصلی شامل: ۱- هزینه‌های نگهداری از تجهیزات و ادوات ۲- هزینه‌های بازگشت به شرایط عادی در زمان شرایط اضطراری ۳- هزینه تعمیرات برنامه‌ریزی شده ۴- هزینه‌های آموزش ۵- هزینه‌های امکانات و تجهیزات ۶- هزینه‌های اداری می‌باشد. از طریق مصاحبه با خبرگان و مطالعه سوابق موجود در پالایشگاه، اقدامات پیشنهادی برای پاسخگویی به ریسک‌ها در قالب استراتژی‌های کاهش ریسک تعیین گردید که این اقدامات مطابق با مطالعات (Hajdasinski et al., 2004) و (Liu et al., 2017) بهصورت جامع و اجزاء (اصلی و فرعی) سرمایه‌گذاری در سیستم مدیریت پالایش واحد شیرین سازی گاز در جدول ۴ ارائه شده است.

جدول (۴): اجزاء سرمایه‌گذاری در سیستم پالایش گاز واحد شیرین سازی گاز

| اجزاء فرعی سرمایه‌گذاری | اجزاء اصلی در سرمایه‌گذاری |
|--|--------------------------------------|
| هزینه‌های PM | هزینه‌های نگهداری از تجهیزات و ادوات |
| هزینه‌های CM | |
| هزینه برونسپاری و پیمانکار | |
| هزینه‌های اختلال در تولید از دست رفته به دلیل عدم تولید | |
| هزینه‌های اضافه کاری پرسنل | هزینه‌های بازگشت به شرایط عادی |
| هزینه‌های بازسازی | در زمان شرایط اضطراری |
| هزینه‌های تأمین و خرید تجهیزات و ادوات | |
| هزینه‌های عمومی برنامه‌ریزی نشده | |
| هزینه‌های پرسنل | |
| هزینه‌های تأمین قطعات اصلی و نگهداری | |
| هزینه‌ها عمومی | |
| هزینه‌های حمل و نقل | هزینه تعمیرات برنامه‌ریزی شده |
| هزینه‌های سبار برای یک دوره تعمیر خارج از کارگاه مرکزی | |
| هزینه خواب قطعات | |
| هزینه‌های جریمه و تأخیر جهت تأیید QC | |
| هزینه‌های پیمانکار تعمیرات جزئی | |
| هزینه‌های آموزش تخصصی | |
| هزینه‌های آموزش مدیران | |
| هزینه‌های آموزش عمومی | هزینه‌های آموزش |
| هزینه‌های آموزش داخلی | |
| هزینه آموزش‌های رسمی | |
| هزینه‌های تجهیزات فردی | |
| هزینه‌های تجهیزات بازرسی و پایش | هزینه‌های امکانات و تجهیزات |
| هزینه‌های امکانات نیروی انسانی | |
| هزینه‌های ماشین آلات | |
| هزینه‌های پیاده‌سازی سیستم‌های مدیریتی | |
| هزینه‌های نگهداری سیستم‌های مدیریتی | |
| هزینه‌های ممیزی مراقبتی خارجی | |
| هزینه‌های ارتقا و تشویق پرسنل | هزینه‌های اداری |
| هزینه‌های ارزیابی و اندازه‌گیری محیط برای پیشگیری از حوادث | |
| هزینه کمیته تأمین قطعه | |
| هزینه تشکیل واحد QC | |

گام سوم: روش‌های ارزیابی اقتصادی استراتژی‌های پاسخ به ریسک

سناریوهای استراتژی کاهش ریسک با توجه به تغییرات منفرد یا جمعی پارامترهای اقتصادی-مالی بر روی ریسک اصلی واحد برای توجیه سرمایه‌گذاری و همچنین هزینه‌های صرف شده در واحد از قبیل برآورد هزینه‌های سرمایه‌گذاری بر روی هر یک از سناریوهای مطرح شده و سود حاصل از عدم رخداد رویداد با روش نرخ بازگشت داخلی (IRR) و ارزش فعلی خالص (NPV) نسبت به متغیرهای معرفی شده ارزیابی گردید. همچنین با استفاده از مدل ساخته شده در نرم‌افزار Excel و نرم‌افزار @Risk، تحلیل احتمالاتی برآمد های استراتژی‌های کاهش ریسک نسبت به سود حاصل از عدم توقف واحد و محتمل‌ترین مقادیر قابل انتظار محاسبه گردید.

روش ارزش خالص فعلی (NPV):

روش ارزش خالص فعلی به معنای ارزش به دست آمده ناشی از تنزیل جدایگانه خالص درآمد برای هرسال، در تمام طول عمر پروژه با نرخ ثابت و از پیش تعیین شده تنزیل می‌باشد. هدف از این روش برای بودجه‌بندی سرمایه است تا احتمال سرمایه-گذاری محاسبه شده پروژه را تحلیل کند (Liu et al., 2017). تمامی هزینه‌ها و درآمدها بسته به اینکه در چه زمانی به وقوع خواهد پیوست، با نرخ بهره مناسبی طبق رابطه زیر تنزیل می‌شوند.

$$NPV = \sum_{t=0}^{T=t} \frac{NB_t}{(1+r)^t} \quad \text{رابطه (۱):}$$

در این رابطه

NB_t : منافع خالص پروژه در دوره t است.

t : زمان انجام هزینه یا واقع شدن درآمد،

r : میانگین موزون نرخ تنزیل است.

درصورتی که خالص ارزش فعلی مثبت باشد قابلیت سوددهی سرمایه‌گذاری در این پروژه بیشتر از نرخ تنزیل خواه شود و اگر NPV برابر صفر باشد یعنی قابلیت سوددهی برابر نرخ تنزیل می‌باشد و اگر NPV منفی باشد یعنی قابلیت سوددهی کمتر از نرخ تنزیل است (Liu et al., 2017).

روش نرخ بازگشت سرمایه داخلی (IRR):

یکی از روش‌هایی که امروزه در تعیین اقتصادی بودن و انتخاب اقتصادی ترین پروژه‌ها متدالوی می‌باشد روش نرخ بازگشت سرمایه داخلی است. محاسبه نرخ بازگشت سرمایه داخلی معمولاً با استفاده از روش ارزش فعلی (PV) انجام می‌پذیرد. یک پروژه یا جریان فرآیند مالی یک توالی $X = (X_0, X_1, \dots, X_T) \in R^{T+1}$ از فرآیند مالی می‌باشد. ارزش فعلی پروژه X عبارت است از:

$$P(X|r) = \sum_{t=0}^T X_t (1+r)^{-t} \quad \text{رابطه (۲):}$$

به طوری که پارامتر r معرف نرخ بازار و $1 > r$ می‌باشد. درصورتی که اگر و فقط اگر ارزش فعلی پروژه تحت نرخ بازار مثبت باشد آنگاه پروژه X اقتصادی خواهد بود. ($PV(X|r) \geq 0$)

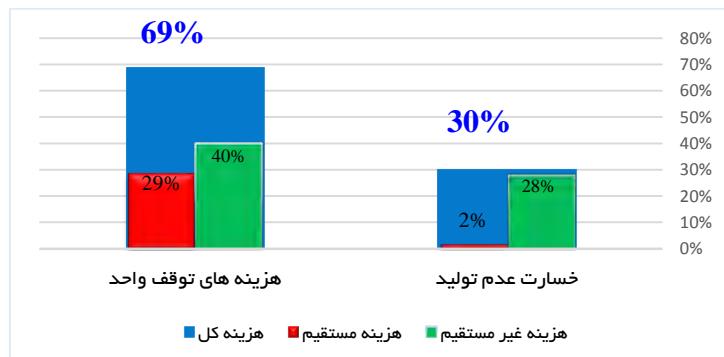
نرخ بازگشت سرمایه داخلی پروژه X , یک نرخ ثابت $K \neq -1$ می‌باشد که ارزش فعلی پروژه X تحت آن نرخ برابر با صفر است ($PV(X|K) = 0$). در واقع نرخ بازگشت سرمایه داخلی برابر با نرخ بهره‌ای (K) می‌باشد که معادله زیر تحت آن نرخ برابر با صفر است:

$$P(X|K) = \sum_{t=0}^T X_t (1+K)^{-t} = 0 \quad \text{رابطه (۳):}$$

پارامتر T نشان دهنده تعداد دوره‌ها و X_t نمایانگر مقدار فرآیند مالی در انتهای دوره t است به عبارت دیگر مقدار پارامتر K نشان دهنده IRR فرآیند مالی است.

۳- نتایج و بحث

نتایج حاصله از برآورد خسارت در بخش اول (هزینه‌های توقف واحد) و بخش دوم (زمان‌های ناشی از عدم فروش گاز) نشان می‌دهد که پالایشگاه گاز در هر یک بار رخداد حدود ۶۹٪ از خسارت کل در بخش اول و به صورت Direct=41.92% (Direct=92.02%) و Indirect=58.08% باقی مانده از خسارت کل مربوطه در بخش دوم و به صورت Direct=7.42% (Indirect=7.42%) می‌باشد، که بابت هزینه‌های توقف تولید متضرر می‌شود که این مقادیر بسیار تأمل برانگیز است. شکل ۲ درصد هزینه‌های مستقیم و غیرمستقیم در خسارت‌های توقف تولید را نمایش می‌دهد.



شکل شماره (۲): درصد هزینه‌های مستقیم و غیرمستقیم در خسارت‌های توقف تولید

در جدول ۵ فرآیند مالی بعد از پیاده‌سازی استراتژی‌های کاهش ریسک در یک دوره زمانی ۱۰ سال را نمایش می‌دهد. اعداد موجود در جدول بر حسب میلیون تومان هستند. شایان ذکر است در این راه از نظرات خبرگان واحد (شامل ۶ نفر از مدیران و مهندسان ارشد با سابقه بیش از ۸ سال) فرآیند مالی استراتژی‌ها تحلیل شده است.

جدول شماره (۵): فرآیند مالی بعد از پیاده‌سازی استراتژی‌های کاهش ریسک در یک دوره زمانی ۱۰ سال

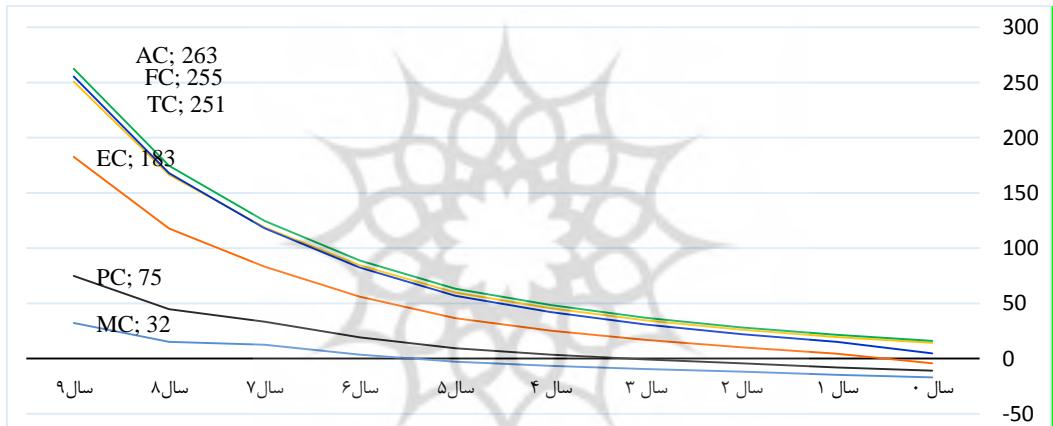
| استراتژی‌های کاهش ریسک | کد | سال ۰ | سال ۱ | سال ۲ | سال ۳ | سال ۴ | سال ۵ | سال ۶ | سال ۷ | سال ۸ | سال ۹ | هزینه‌های نگهداری از تجهیزات و ادوات |
|--|----|--------|--------|--------|--------|--------|--------|---------|---------|---------|---------|--------------------------------------|
| هزینه‌های بازگشت به شرایط عادی در زمان شرایط اضطراری | EC | ۱۲,۰۰۰ | ۴,۰۰۰ | ۴,۴۰۰ | ۴,۸۴۰ | ۵,۳۲۴ | ۵,۸۵۶ | ۶,۴۴۲ | ۷,۰۸۶ | ۷,۷۹۵ | ۸,۵۷۴ | ۴۰,۷۲۸ |
| هزینه‌های تعمیرات برنامه‌ریزی شده | PC | ۹۰۰ | ۷۲۰ | ۷۹۲ | ۸۷۱ | ۹۵۸ | ۱,۰۵۴ | ۱,۱۶۰ | ۱,۲۷۶ | ۱,۳۴۳ | ۱,۴۷۱ | ۳۷,۰۲۶ |
| هزینه‌های آموزش | TC | ۹۰۰ | ۷۲۰ | ۷۹۲ | ۸۷۱ | ۹۵۸ | ۱,۰۵۴ | ۱,۱۶۰ | ۱,۲۷۶ | ۱,۳۴۳ | ۱,۴۷۱ | ۳۰,۶۰۰ |
| هزینه‌های امکانات و تجهیزات | FC | ۱,۱۴۰ | ۱,۰۰۰ | ۱,۱۰۰ | ۱,۲۱۰ | ۱,۳۳۱ | ۱,۴۶۴ | ۱,۶۱۱ | ۱,۷۷۲ | ۱,۹۴۹ | ۲,۱۴۴ | ۲۲,۹۹۰ |
| هزینه‌های اداری | AC | ۹۷۴ | ۹۰۰ | ۹۹۰ | ۱,۰۸۹ | ۱,۱۹۸ | ۱,۳۱۸ | ۱,۴۴۹ | ۱,۵۹۴ | ۱,۷۵۴ | ۱,۹۲۹ | ۲۷,۸۱۸ |
| جمع کل هزینه در هرسال(دلار) | | ۳۵,۰۰۰ | ۱۶,۰۰۰ | ۱۷,۵۲۴ | ۲۰,۱۵۳ | ۲۷,۶۴۳ | ۲۸,۵۴۰ | ۳۹,۹۶۹ | ۴۹,۹۶۹ | ۵۶,۹۶۶ | ۶۰,۴۶۲ | ۴۰,۷۲۸ |
| درآمد در سال (دلار) | | ۲۱,۳۷۵ | ۲۷,۷۸۸ | ۳۶,۱۲۴ | ۴۶,۹۶۱ | ۵۱,۰۴۹ | ۷۹,۳۶۴ | ۱۰۳,۱۷۳ | ۱۳۴,۱۲۵ | ۱۷۴,۳۶۲ | ۲۲۶,۶۷۱ | ۴۴,۸۰۱ |

هزینه سرمایه اولیه برای پاسخ به ریسک‌های واحد ۳۵,۰۰۰ میلیارد تومان می‌باشد که در صورت عدم رخداد رویداد ۲۱,۳۷۵ میلیارد درآمد پالایشگاه در سال اول خواهد بود. هدف از این مطالعه میزان توازن هزینه و بازگشت سرمایه به صورتی که نقاط بحرانی و متغیرهای تأثیرگذار در سیستم شناسایی شده و میزان توجیح‌پذیری سود با توجه به سرمایه‌گذاری بر روی هر یک از ریسک‌ها مشخص شود. شکل ۳ نرخ بازگشت سرمایه‌گذاری داخلی در مدت ۱۰ سال برای هزینه‌های تجمیعی سالیانه استراتژی‌های کاهش ریسک‌ها مطابق با روش NPV می‌باشد. البته این تقریب با توجه به خروجی نرم‌افزار Risk@Risk یکسان می‌باشد. نرخ تنزیل در این مطالعه ۲۰ درصد در نظر گرفته شده است. با توجه به هزینه‌ها و درآمد حاصل از سرمایه‌گذاری بازگشت سرمایه در سال ۵ از سرمایه‌گذاری مثبت خواهد شد.



شکل شماره (۳): تحلیل بازگشت سرمایه مربوط به هزینه‌های تجمعی سالیانه

در شکل ۴ تحلیل نرخ بازگشت سرمایه‌گذاری هر یک از استراتژی‌های کاهش ریسک بر میزان بازگشت سرمایه در ۱۰ سال مطابق با روش NPV نمایش داده شده است.

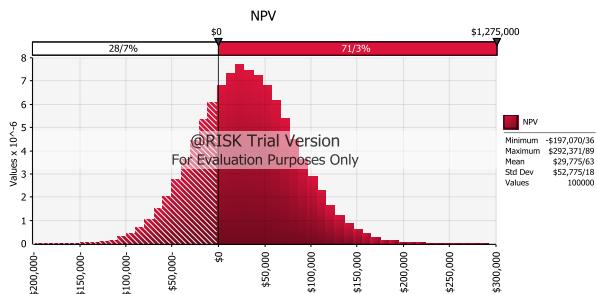


شکل شماره (۴): تأثیر هر یک از استراتژی‌های کاهش ریسک

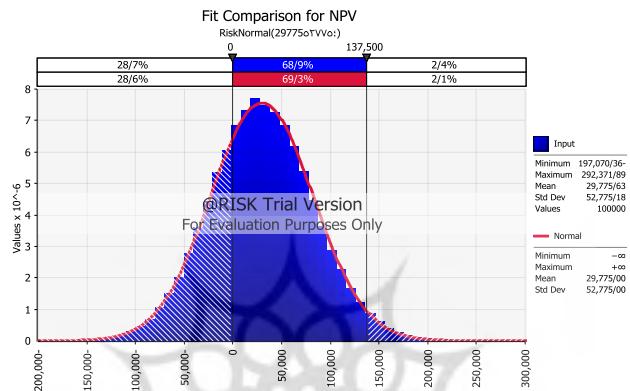
همان‌گونه که مشاهده می‌شود بازگشت سرمایه‌گذاری مربوط به هزینه‌های اداری (AC:263) میلیارد، هزینه‌های امکانات و تجهیزات (FC:255)، هزینه‌های آموزش (TC:251)، هزینه‌های بازگشت به شرایط عادی در زمان شرایط اضطراری (EC:188)، هزینه تعمیرات برنامه‌ریزی شده (PC:75) و هزینه‌های نگهداری از تجهیزات و ادوات (MC:32) به ترتیب بیشترین بازگشت سرمایه را طی ۱۰ سال دارند. بازگشت هزینه‌های سرمایه‌گذاری در ریسک نگهداری از تجهیزات و ادوات (MC) در سال پنجم، ریسک هزینه‌های تعمیرات برنامه‌ریزی شده (PC) در سال سوم، ریسک هزینه‌های بازگشت به شرایط عادی در زمان شرایط اضطراری (EC) در سال اول مثبت می‌شود و بازگشت هزینه‌های سرمایه‌گذاری مربوط به هزینه‌های اداری (AC)، هزینه‌های امکانات و تجهیزات (FC) و هزینه‌های آموزش (TC) از همان سال اول NPV مثبت می‌باشد.

نتایج محاسبه IRR و NPV با نرم‌افزار @Risk

در این تحقیق به منظور اعتبارسنجی نتایج به دست آمده از سرمایه‌گذاری در پالایشگاه، از شبیه‌سازی مونت کارلو با در نظر گرفتن ۱۰۰۰۰ بار تکرار در نرم‌افزار @Risk استفاده شد. بدین منظور در ابتدا مقادیر جریان تجمع فرآیند مالی استراتژی کاهش ریسک به صورت اعداد فازی وارد نرم‌افزار @Risk گردید و نتایج شبیه‌سازی در شکل‌های ۵ الی ۸ نمایش داده شده است. با توجه به شکل‌های ۵ و ۶ ملاحظه می‌شود که ارزش خالص فعلی با سطح اطمینان ۳/۷۱٪ مثبت و بزرگ‌تر از صفر می‌باشد.

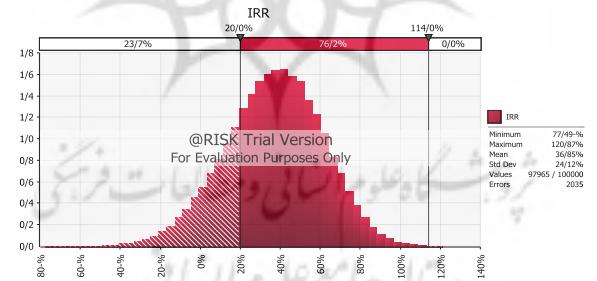


شکل (۵): توزیع احتمال مثبت NPV به صورت هیستوگرام

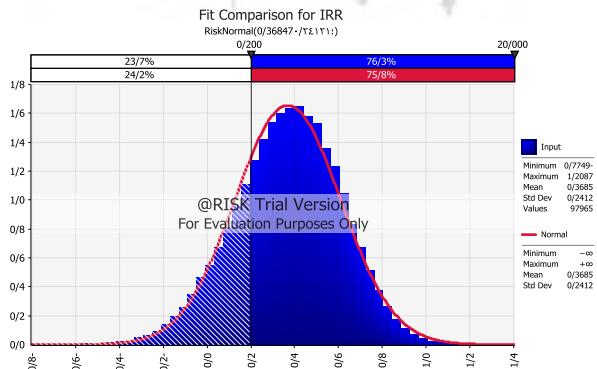


شکل شماره (۶): توزیع احتمال مثبت NPV به صورت تابع فیت شده بر هیستوگرام

همان طور که در شکل‌های ۷ و ۸ ملاحظه می‌شود، درصد احتمال IRR بزرگ‌تر از نرخ سود بانکی یعنی ۲۰٪ درصد می‌باشد؛ که نشان از امکان بالای اقتصادی بودن استراتژی سرمایه‌گذاری دارد و با درصد بالا می‌توان به بازده سرمایه آن اعتماد کرد.



شکل (۷): توزیع احتمال IRR بزرگ‌تر از نرخ مبنا (۲۰ درصد) به صورت هیستوگرام



شکل شماره (۸): توزیع احتمال IRR بزرگ‌تر از نرخ مبنا (۲۰ درصد) به صورت تابع فیت شده بر هیستوگرام

مطابق اطلاعات به دست آمده در شکل مقادیر میانگین، مد و میانه با یکدیگر برابر می باشند که این یکی از ویژگی های توزیع نرمال است. در ضمن میزان کشیدگی مقدار IRR نیز برابر ۵۲.۷۷ می باشد که از نزدیک بودن توزیع IRR به توزیع نرمال است. در واقع می توان بیان نمود که IRR از توزیع تقریباً نرمال با میانگین ۳۶.۸۵ و انحراف معیار ۲۴ درصد پیروی می کند.

انتخاب استراتژی های مناسب پاسخ به ریسک های سازمانی در واحدهای صنعتی یکی از دغدغه های اصلی مدیران پالایشگاه می باشند. ارزیابی اقتصادی بودن استراتژی های پاسخ به ریسک در شرایط عدم قطعیت قیمت و هزینه های جاری پرداخته شده نسبت به بازگشت سرمایه گذاری حاضر اهمیت می باشد و همان طور که در بالا ذکر شد محاسبه شاخص های ارزیابی مالی و اقتصادی برای هر یک از اجزاء استراتژی های کاهش ریسک نتایج جداگانه ای داشته است به گونه ای که در برخی استراتژی ها از قبیل ریسک سرمایه گذاری نگهداری از تجهیزات و ادوات در سال پنجم، ریسک سرمایه گذاری انجام تعمیرات برنامه ریزی شده در سال سوم و ریسک سرمایه گذاری جهت انجام اقدامات کنشی و واکنشی بازگشت به شرایط عادی در زمان شرایط اضطراری در سال اول منفی می باشد که عمدتاً پیاده سازی سیستم های معرفی شده نه تنها هزینه بر نبوده بلکه سودآوری استراتژی ها با کاهش هزینه های رخداد رویداد در واحد افزوده خواهد شد که این موضوع در بازگشت سرمایه هر یک از استراتژی در سال دهم توجیح پذیر می باشد، در واقع پیاده سازی سیستم های کنترل ریسک سازمانی واحد پالایش گاز به نوبه خود یک پروژه سودده خواهد بود. از این رو محاسبه خسارات اقتصادی ناشی از توقف واحد شیرین سازی گاز در پالایشگاه بسیار پیچیده می باشد و عدم کارایی این واحد بر روی قیمت تمام شده گاز و پهنه های پالایشگاه تأثیر دارد و عملاً کیفیت پایین محصول باعث می شود که تمام گاز به سمت فلر هدایت شده و باعث آلودگی هوای منطقه و کاهش درآمد و افزایش هزینه ها گردد، لذا با توجه به فرضیه پژوهش مشخص می گردد که انتخاب استراتژی مناسب با توجه به آنالیز توازن هزینه از عملکرد مالی و درآمد توجیح پذیری سرمایه گذاری بر روی نقاط بحرانی و ریسک های تأثیرگذار را مشخص می کند. در مطالعه ساسیداران^۳ و همکاران (۲۰۲۰)، از روش شبیه سازی مونت کارلو برای پرداختن به عدم قطعیت احتمال اقتصادی بودن استراتژی ها بر اساس قضاوی مهندسی در رابطه با هزینه ها و مزایای تعمیرات و نگهداری ریل راه آهن و قطار استفاده می شود. در این مطالعه رویکرد پیشنهادی برای مقایسه چندین راهکار جایگزین، در سه نوع مسیر مختلف اعمال می شود. در هر سه مورد، استراتژی های اقتصادی بیشتری در مقایسه با برنامه هایی که اکنون اتخاذ شده اند، شناسایی شده اند. همچنین در مطالعه شاهینگ و همکاران (۲۰۲۰) استراتژی های مختلف برای تولید محصول با روش NPV مطابق با سه سناریو ارائه شد به صورت ارزیابی تکنیکی-اجتماعی-اقتصادی، برای اولین بار نسبت به عوامل ریسک پروژه با شاخص های اقتصادی و جنبه های اجتماعی به ارزش فعلی NPV طول عمر ۲۰ ساله پروژه محیط زیستی تجزیه و تحلیل گردید. نتیجه این مطالعه مشخص گردید روش NPV برای آنالیز اقتصادی طرح های محیط زیستی با توجه به محدودیت های محیطی و ریسک های طرح مؤثر خواهد بود. در مطالعه وطنی و همکاران (۲۰۱۷) در خصوص سرمایه گذاری در سیستم مدیریت HSE با روش FIRR و IRR نشان داد که سرمایه گذاری در این بخش باعث فواید اقتصادی می گردد و بازگشت سرمایه تا ۳۰۰ درصد را دارد همچنین سرمایه گذاری در بخش HSE باعث کاهش هزینه های مختلف از جمله هزینه تولید و هزینه انسانی می گردد.

همچنین نتایج به دست آمده بر اساس روش NPV و IRR با استفاده از نرم افزار Risk@ نشان می دهد، فرآیند مالی حاصل از پیاده سازی استراتژی های کاهش ریسک در واحد نسبت به پیشگیری از عدم رخداد رویداد توقف واحد اقتصادی بوده و بر ضرورت پیاده سازی از نقطه نظر اقتصادی دلالت می کند. به عبارت دیگر توجیح پذیری نرخ بازگشت سرمایه حاصل از به کار گیری استراتژی های کاهش ریسک مطابق روش NPV فعلی با سطح اطمینان ۷۱/۳٪ مثبت و بزرگ تر از صفر می باشد و به اقتصادی بودن این فرآیند مالی تأکید دارد. همچنین نتایج تحلیل IRR در نرم افزار Risk@ نشان داد که درصد آن بزرگ تر از نرخ سود بانکی یعنی ۲۰٪ درصد می باشد؛ که نشان از امکان بالای اقتصادی بودن استراتژی سرمایه گذاری دارد و با درصد بالا می توان به بازده سرمایه آن اعتماد کرد. نتایج مطالعه وطنی و همکاران در سال ۲۰۱۷ با استفاده از روش نرخ بازگشت سرمایه داخلی IRR اقتصادی بودن سرمایه گذاری فرآیند مالی پیاده سازی سیستم های HSE را تحت محیط فازی با استفاده از نرم افزار Risk@ نشان داد سرمایه گذاری بسیار سودآور بوده و منجر به مورد تجزیه و تحلیل قرار گرفت. تحلیل سرمایه گذاری در بخش یادشده نشان داد سرمایه گذاری بسیار سودآور بوده و منجر به

³ Sasidharan

بازگشت سرمایه طی دوره‌های بعدی خواهد شد. به عبارتی سرمایه‌گذاری علاوه بر کاهش ریسک و حوادث باعث افزایش و سودآوری پروژه‌ها نیز می‌گردد. این پژوهش ازنظر استفاده از روش‌های علمی‌تر و محاسبه نرخ بازار در محاسبات اقتصادی و ارزیابی اقتصادی فرآیندهای جریان مالی با مطالعه‌های هازن^۴ (۲۰۰۳) و اویلن^۵ (۲۰۱۷) هماهنگ می‌باشد. رنس^۶ (۲۰۱۳) از ماتریس ریسک برای میزان اثرگذاری استراتژی‌های اقدامات اصلاحی استفاده نمودند. انتخاب اقدامات اصلاحی درروش آن‌ها بر اساس میزان کاهش گروه ریسک خطرات می‌باشد. در مقاله حاضر برای تعیین استراتژی کاهش ریسک اختلاف عددی حاصل از قبل و بعد انجام اقدامات اصلاحی ریسک به عنوان میزان تأثیرگذاری اقدامات اصلاحی استفاده گردید. با توجه به تحلیل‌های فوق می‌توان به این نتیجه رسید که با توجه به هزینه‌های سرمایه‌گذاری در واحد و همچنین هزینه‌های جاری در هرسال استفاده از آنالیز حساسیت NPV و IRR و تحلیل استراتژی پاسخ به ریسک‌های واحد تا حد قابل توجهی باعث افزایش قدرت تخمین و تصمیم‌گیری در شرایط آینده شده و احتمال سرمایه‌گذاری را با درجه اطمینان مشخصی فراهم می‌کند.

نتایج محاسبه جامع و کلی هزینه‌های توقف واحد و عدم تولید در این پژوهش به آن پرداخته شد، نشان از سراسر آن دارد بهطوری که اگر بتوان حتی بخشی از هزینه‌های مربوطه را کاهش داد و یا سیر فرسایشی سیستم را کم کرده می‌توان سود کلانی را عاید شرکت نمود. با توجه به آمار ارائه شده در جداول بیشترین هزینه خسارت‌های توقف واحد در پالایشگاه گاز را می‌توان، به دلیل تعمیرات مستقیم و هزینه‌های تأخیر در تولید و خسارت عدم فروش محصول دانست. در صورت اندیشیدن تدایری جهت کاهش این عوامل می‌توان به نحو چشمگیری از هزینه‌های مرتبط کاست. تدایری از قبیل پیاده‌سازی سیستم‌های مدیریت کیفیت، سیستم‌های مدیریت تعالی سیستم و همچنین ایجاد سیستم ممیزی مراقبتی از سیستم‌های مدیریتی اجراء شده و یا آموزش مستمر و دوره‌ای در تمام سطوح افراد شاغل در پالایشگاه اعم از کارکنان رسمی و پیمانکار به پالایشگاه از طریق می‌تواند مثمر ثمر واقع گردد نتایج این مطالعه نشان داد که با ظهور نرم‌افزارها و روش‌های پیشرفته برای تحلیل سرمایه‌گذاری، راهکارهای سنتی کم‌کم از میان رفته و سازمان‌ها با استفاده از روش‌های تحلیل سرمایه‌گذاری، اقتصادی بودن و افزایش سودآوری استراتژی کاهش ریسک‌ها را محاسبه می‌کنند.

تشکر و قدردانی

از کارکنان واحد پالایش گاز و R&D شرکت پالایشگاه گاز اول عسلویه که در این پژوهش ما را یاری نمودند صمیمانه سپاسگزاریم.

۴- منابع

- Cheng, C. H. (1998). A new approach for ranking fuzzy numbers by distance method. *Fuzzy sets and systems*, 95(3), 307-317.
- cheraghi, E., Khalilzadeh, M., Cheraghi, A., Rahimi, Y. (2019). Selection of the Strategies for Responding the Environmental Risks of Construction Projects by Metaheuristic Algorithms (Case Study: Saba Construction Complex Project). *Journal of Environmental Science and Technology*, 21(4), 61-76. doi: 10.22034/jest.2019.14563
- Evelyn Ai-Lin Teo, Yingbin Feng. (2011). The indirect effect of safety investment on safety performance for building projects. *Architectural Science Review*, 54. 65-80.
- Feng Y. (2013). Effect of safety investments on safety performance of building projects. *Safe Sci.*, 59:28-45.
- Haghshenas, E., Gholamalifard, M., & Mahmoudi, N. (2017). Applied introduction of ecosystem service modeling of marine aquaculture: Approach for estimation of production and net present value (NPV). *ISFJ*, 26(1), 141-152. <http://isfj.ir/article-1-1637-fa.html>.
- Hajdasinski, M. M. (2004). The internal rate of return (IRR) as a financial indicator. *The Engineering Economist*, 49(2), 185-197.

⁴ Hazen

⁵ Evelyn

⁶ Reniers

7. Hazen, G. B. (2003). A new perspective on multiple internal rates of return. *The Engineering Economist*, 48(1), 31-51.
8. Jallon, R., Imbeau, D., & de Marcellis-Warin, N. (2011). Development of an indirect-cost calculation model suitable for workplace use. *Journal of Safety Research*, 42(3), 149-164.
9. Kumar, L., Jindal, A., & Velaga, N. R. (2018). Financial risk assessment and modelling of PPP based Indian highway infrastructure projects. *Transport Policy*, 62, 2-11.
10. Liu, J., Jin, F., Xie, Q., & Skitmore, M. (2017). Improving risk assessment in financial feasibility of international engineering projects: A risk driver perspective. *International Journal of Project Management*, 35(2), 204-211.
11. Magni, C. A. (2013). The internal rate of return approach and the AIRR paradigm: a refutation and corroboration. *The Engineering Economist*, 58(2), 73-111.
12. Mellichamp, D. A. (2017). Internal rate of return: Good and bad features, and a new way of interpreting the historic measure. *Computers & Chemical Engineering*, 106, 396-406.
13. Miller, J. (2005). A method of Software Project Risk Identification and Analysis. *PhD Thesis, Gdańsk University of Technology, Faculty of Electronics, Telecommunications and Informatics*.
14. Nowak-Ocłoń, M., & Ocłoń, P. (2020). Thermal and economic analysis of preinsulated and twin-pipe heat network operation. *Energy*, 193, 116619.
15. Pourfaraj A, Karami M, Talib Bidakhti Z, Nekuie Z. (2012). Feasibility study of investment opportunities in the tourism industry. *Scientific-Research Quarterly of Industrial Management Studies*, 9(52), 181-206.
16. Rabiei, M., Hosseini-Motlagh, S. M., & Haeri, A. (2017). Using text mining techniques for identifying research gaps and priorities: a case study of the environmental science in Iran. *Scientometrics*, 110(2), 815-842.
17. Reniers, G. L., & Sørensen, K. (2013). An approach for optimal allocation of safety resources: Using the knapsack problem to take aggregated cost-efficient preventive measures. *Risk analysis*, 33(11), 2056-2067. doi:10.1111/risa.12036.
18. Saaty, T. L. (2004). Fundamentals of the analytic network process—Dependence and feedback in decision-making with a single network. *Journal of Systems science and Systems engineering*, 13(2), 129-157.
19. Sakka, E. G., Bilionis, D. V., Vamvatsikos, D., & Gantes, C. J. (2020). Onshore wind farm siting prioritization based on investment profitability for Greece. *Renewable Energy*, 146, 2827-2839.
20. Sasidharan, M., Burrow, M. P. N., & Ghataora, G. S. (2020). A whole life cycle approach under uncertainty for economically justifiable ballasted railway track maintenance. *Research in Transportation Economics*, 100815. <https://doi.org/10.1016/j.retrec.2020.100815>
21. Shahbeig, H., & Nosrati, M. (2020). Pyrolysis of municipal sewage sludge for bioenergy production: Thermo-kinetic studies, evolved gas analysis, and techno-socio-economic assessment. *Renewable and Sustainable Energy Reviews*, 119, 109567. <https://doi.org/10.1016/j.rser.2019.109567>.
22. Vatani, J., Saraji, G. N., Pourreza, A., Salesi, M., Mohammadfam, I., & Zakerian, S. A. (2017). A framework for the calculation of direct and indirect costs of accidents and its application to incidents occurring in Iran's construction industry in 2013. *Trauma Mon*, 22(1), e61805.

Economic Analysis of Gas Extraction Refining Risk Response Strategies by NPV Method (Case Study: The Gas Refinery)

Alireza Askarian

PhD Candidate, Department of Environment, North Tehran Branch, Islamic Azad University, Tehran, Iran

Mahnaz Mirza Ebrahim Tehrani (Corresponding Author)

Assistant professor, Dept. of Environment, North Tehran Branch, Islamic Azad University, Tehran, Iran

Email: tehrani.mah@gmail.com

Abstract

Technical and economic evaluation is a completely scientific way of being able to comment on the economics of risk response strategies. The purpose of this study is to analyse the economic feasibility of the risk mitigation strategy proposed by the unit managers taking into account the requirements, standards and constraints of the gas refinery. By calculation the total stop losses of the refinery unit showed that it was found that its amount is staggering, and if even a part of the relevant costs erosion course of the system can be reduced, large profit can be made for the company. In this study, the financial process of risk reduction strategies, In the form of numerical differences obtained before and after risk correction measures and The effectiveness of corrective actions over ten years was analyzed using techniques the net present value (NPV) and return on capital investment (IRR). The results of the economic analysis showed six risk reduction strategies showed, the financial process resulting from the implementation of risk reduction strategies in the unit to prevent accident or stop the unit, is positive and greater than zero. According Using advanced methods for investment analysis, it is possible to calculate the economics and increase the profitability of the risk reduction strategy.

Keywords: Economic Evaluation, Investment strategy, Internal Rate of Return, Net Present Value

پژوهشگاه علوم انسانی و مطالعات فرهنگی
پرستال جامع علوم انسانی