



Quantitative Assessment of Domino Effects of The Explosion at The North-west Station of Tehran District Six Using Consequence Modeling And GIS

Behzad Abbasi Kharajou, M.Sc. in Urban Planning, Department of Urban Planning, University of Guilan, Rasht, Iran.

Masoud Rafiei, Department of Occupational Health, Faculty of Health, Ahvaz Jundishapur University of Medical Sciences, Ahvaz, Iran.

Hassan Ahmadi, Department of Urban Planning, Faculty of Architecture and Art, University of Guilan, Rasht, Iran.

✉ **Saber Moradi Hanifi**, (*Corresponding author), Occupational Health Research Center, Department of Occupational Health Engineering, School of Public Health, Iran University of Medical Sciences, Tehran, Iran. sabermoradi22@yahoo.com

Abstract

Background and aims: CNG stations are among the most important and dangerous land uses. The CNG station under study is located in the northwest of district six. One of the goals of this study is to analyze explosive domino accidents at CNG fuel stations. Modeling the consequences at fuel stations can help minimize the likelihood of a crisis and losses.

Methods: This study is a case study. Methane gas was selected as the fuel material. The modeling of the explosion consequences at the CNG station was carried out using the PHAST model. The scenario of Catastrophic Rupture was determined, and atmospheric parameters were considered along with the positions of adjacent land uses such as residential and commercial areas. Safety 8.2 software was used to assess individual and collective risk. Domino events analysis in physical and demographic aspects was performed in three stages: consequence modeling, risk analysis by QRA model, and overlapping of explosion wave using GIS software.

Results: The results showed that the explosion wave expanded to 500 meters, with the most severe damage to individuals and equipment occurring within 140 meters. Beyond 100 meters from the blast wave, there is no severe threat to life, and the safe radius is 500 meters from the blast wave. Risk assessment showed that the collective risk was unacceptable, indicating that measures should be taken to reduce risk. GIS software proved very effective in estimating the number of people and uses within the explosion range.

Conclusion: The results of this study showed that the occurrence of accidents caused by the explosion of the CNG fuel station can affect the uses of the station area and the risk met in this area is more than the acceptable range.

Conflicts of interest: None

Funding: None

Keywords

Domino Effects

Explosion

CNG Station

Quantity assessment

GIS

Received: 2023/02/5

Accepted : 2023/05/31

INTRODUCTION

The most catastrophic consequences occur due to domino accidents, which include different levels. These accidents can cover wider dimensions. Industrial factories, the environment, people, and urban areas are most damaged [1]. Urban land uses are one of the critical elements in the city structure. The high importance of facilities and equipment in the country and the potential risks of gas leaks, explosions, and fires in compressed natural gas stations in cities can create threats and risks for residents [2].

The analysis of explosion domino accidents in natural gas fuel stations, which are included inside the cities and their proximity to land uses, is essential. Explosions account for 57 percent of the cause of the domino effect [1-3]. A Domino random event is an accident that expands to adjacent equipment and causes one or more secondary events [4].

The PHAST Model is one of the comprehensive models for analyzing the process. It can be used to identify many of the factors that make up and minimize them if necessary. Risk evaluation and management is the most essential and cost-effective tool for preventing accidents, which includes two quantitative and qualitative indicators that are used in various techniques [5].

QRA is a formal and regular approach to estimating the possibility and consequences of dangerous events and expressing results as a risk for people, environment, or business. Also, by identifying essential assumptions and potential elements of danger, it evaluates the strength and validity of the quantitative results [6].

The compressed natural gas station is one of the single-purpose stations in the area. The area is about 2 square meters. Its consistent land uses include a fire station and a residential area located in the east and northern part of the fuel station, which requires attention to this position regarding safety and urban management.

METHODOLOGY

The present study is a case study. PHAST 8.2 software was used for modeling. To analyze the explosion domino accidents at the fuel station,

consequence modeling was initially used. Methane gas was selected as the primary material in the explosion. The modeling was based on selecting the Catastrophic Rupture scenario and the TNO Multi-Energy model, and determining atmospheric parameters, tank specifications, location of the area, and neighboring applications. Safety 2.8 Software was used to calculate individual and social risks.

Considering the location of the study area and the existence of multiple land uses, including residential and industrial, this area was divided into four sections. Table 1 shows information about risk estimation. In the next step, by determining the radius of the explosion of natural gas fuel stations and estimating the extent of the explosion using Geographic Information System (GIS), version 10.2, the explosion radius and land use of the study area were covered.

Finally, an analysis was conducted on the vulnerability of people and construction caused by the explosion at natural gas fuel stations. The following steps were carried out to analyze the risk of explosion at a compressed natural gas station with respect to its neighboring land uses:

1. Modeling the consequence of the explosion
2. Calculating individual and social risk
3. Determining the overlap of the blast wave and its effects on neighboring land uses using (GIS)

RESULTS

The modeling results at the fuel station indicate that the height of the cloud concentration at 150,000 ppm is 5 m, and the cloud height at a concentration of 50,000 ppm is 14 m. In contrast, the height of the gas cloud at the fuel station in the concentration of 50,000 ppm is 20 m. The cloud height, at the concentration of 150,000 ppm, is 8 m. Figure 2 illustrates the fire radiation at the study station. According to the standard values, it can be seen that up to 50 meters are 55km/m². Turning to the explosion wave, individuals close to the explosion source were at the highest explosion wave pressure. With the consequence modeling and Figure 3, the blast wave pressure is 19 bar. The modeling results show that up to 10 meters of blasting pressure are consistent. The modeling results show that the fuel station's cloud explosion wave has

Table 1. Information on individual and collective risk estimation

Source of spark (passing vehicles)		Climate	percentage of people in the interior	Population	Land uses	Area
Density and vehicle per hour 30	Speed	3/F	0/7	140	Residential area1	1
	13m/s		0/7	230	Residential area2	2
			0/9	200	industrial and commercial areas	3
			1	10	CNG station range	4

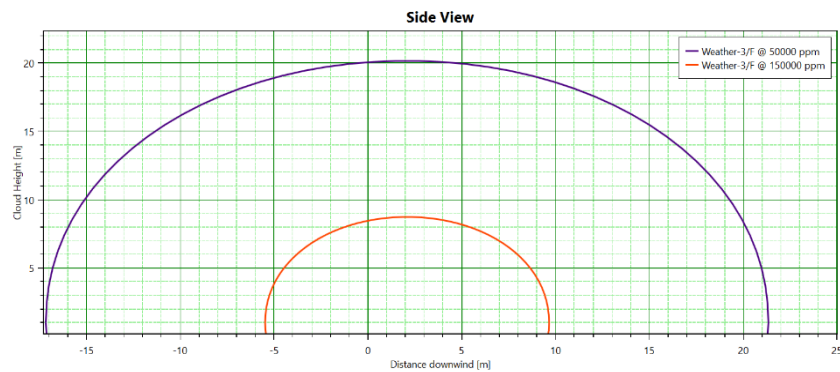


Fig. 1. Modeling the cross-section of the cloud steam at the natural gas station

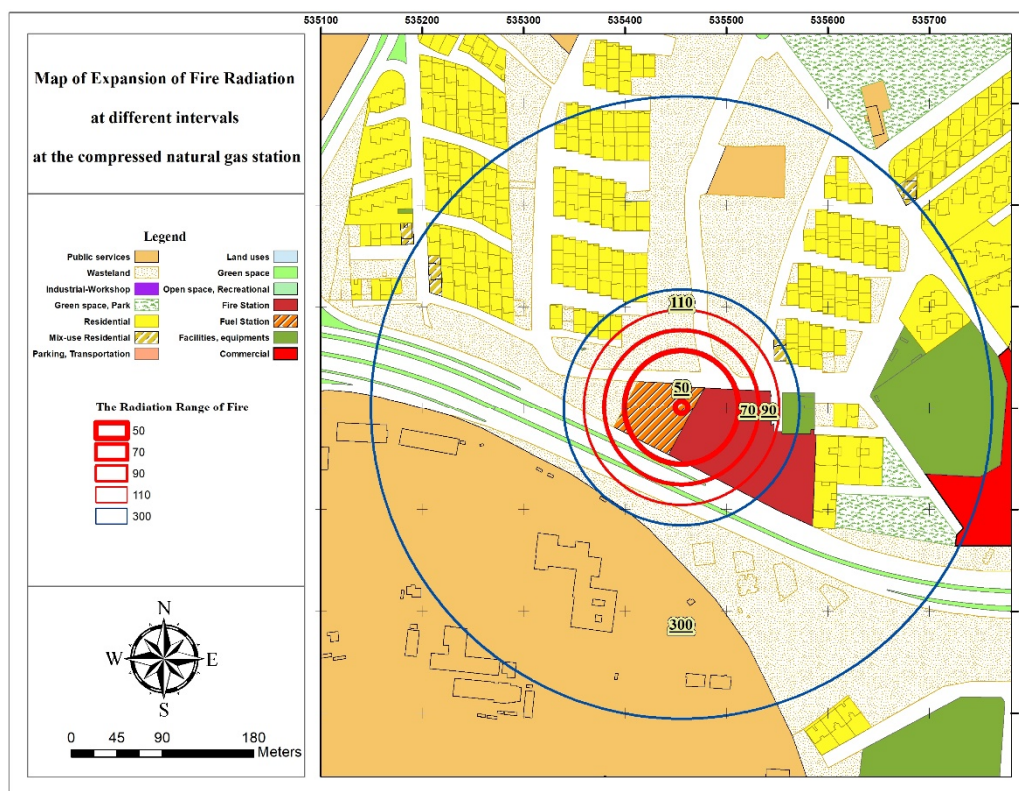


Fig. 2. of the rate of fire radiation at different intervals at fuel station

expanded up to 470 meters so that the blast wave pressure is 0.02 bar.

Figure 3 shows that within 59 meters of the blast wave are 0.76 bar. The results of the explosion wave radius show that the fire station is overshadowed in the first seconds. The residential town, located in the northwestern part of the compressed natural gas station, will also be affected by the explosion wave.

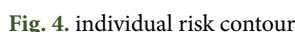
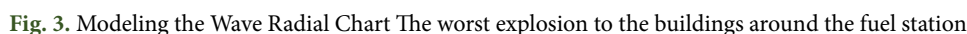
The results of individual risk modeling showed that individual risk for individuals close to the spark source was 0.002459. In this study, estimating the risk of the main event was first calculated to calculate the primary event frequency of the fuzzy error tree. The results of the fuzzy error tree showed that the

frequency of the main tank explosion event was 0.0548319. Figure 6 shows individual risk containers in the area of study.

Figure 5 shows that collective risk rate is unacceptable and its value is 0.00246051.

DISCUSSION

The likelihood of vulnerability decreases with distance from the spark source. According to the fire's expansion up to 300 meters, Figure 2 shows a 100% likelihood of fatality at 50 meters, a 70% risk of death at 70 meters, and a fire radiation amount of 40kW/m². Within 90 meters, the radiation rate is 30 kW/m², and based on standard values [7], the fatality rate at this



relative damage; and within one hundred thirty-six meters, injury risk is less.

The modeling results show that the cloud explosion wave at the fuel station has expanded up to four hundred seventy meters so that the explosion wave pressure is 0.02 bar according to standard values [7]. This pressure can cause vulnerability and break windows around the fuel station.

Figure 3 shows that at a distance of fifty-nine meters, the blast wave is 0.76 bar. At this distance, all buildings including the fire station and CNG station are affected. The residential area located northwest of the fuel station will also be affected by a blast explosion at 0.02 bars which can cause vulnerability and break windows in buildings. There are important service land uses in southern part of station which should be taken into account by urban managers and planners due to domino effects during crisis.

According to vulnerability table, at sixty-six meters blast wave is 0.5 bar causing all doors and windows in buildings including CNG station, fire station and sizable portion of highway to be damaged. Within seventy-eight meters blast wave is 0.3 bar causing most doors and windows to be damaged at this distance; and at one hundred twenty meters blast pressure equals 0.12 bar causing little damage to doors and windows due to standard values [7].

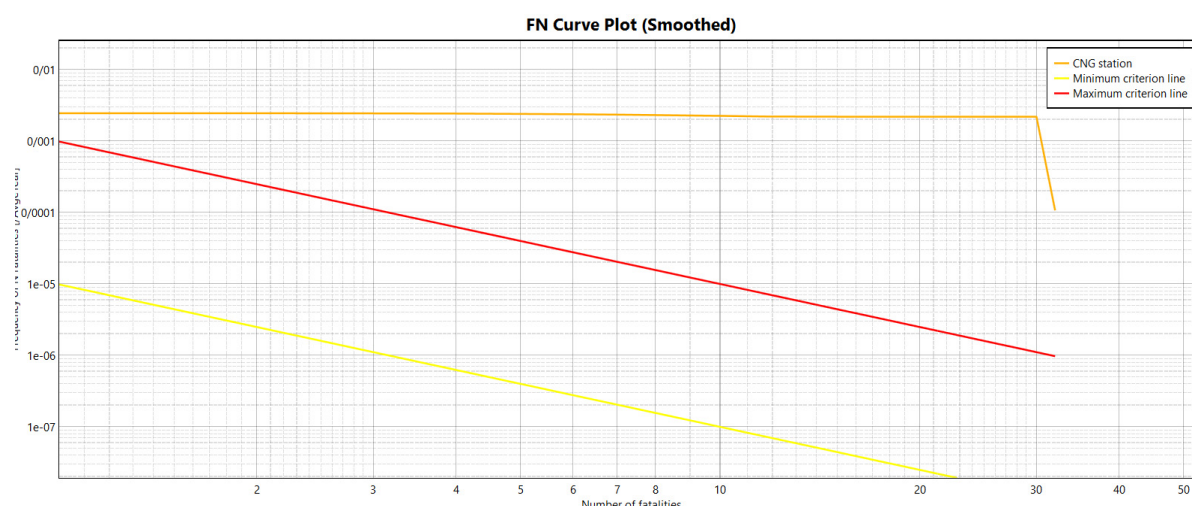


Fig. 5. F-N Chart Fuel Station

In order to compare estimated risk numbers with standard values criterion provided by HSE British Association was used [8]. The results showed that estimated risk rate was more than 10^{-3} which falls in unacceptable area according to Figure 6. The risk rate at eighty-five meters reaches 8.452 then decreases sharply indicating need for proper measures at shorter intervals.

CONCLUSION

Tanks of compressed natural gas stations, at a pressure

of 250 bar and temperatures of 15 °C, can be considered a hazard in urban areas, especially when these stations are located near other land uses such as residential and commercial areas. The severity of urban areas in the face of multiple accidents increases. The location of these compressed natural gas stations among other urban land uses necessitates attention to the risks and consequences of these stations' explosions for planners and city managers. According to the results, the safety radius of the fuel station is 140 meters, and the safe radius for buildings is 500 meters.

How to cite this article:

Behzad Abbasi Kharajou, Masoud Rafiei , Hassan Ahmadi, Saber Moradi Hanifi. Quantitative Assessment of Domino Effects of The Explosion at The Northwest Station of Tehran District Six Using Consequence Modeling And GIS. Iran Occupational Health. 2023 (01 Oct);20:20.

*This work is published under CC BY-NC 4.0 licence





ارزیابی کمی اثرات دومینویی انفجار در ایستگاه CNG شمالی غربی منطقه شش تهران با استفاده از مدل سازی پیامد و GIS

بهزاد عباسی خراجو: دانشجوی ارشد برنامه ریزی شهری، دانشکده معماری و هنر، دانشگاه گیلان، تهران، ایران.
مسعود رفیعی: استادیار، هیئت علمی گروه بهداشت حرفه ای، دانشکده بهداشت، دانشگاه علوم پزشکی جندی شاپور اهواز، اهواز، ایران.
حسن احمدی: دانشیار، هیئت علمی گروه مهندسی شهرسازی، دانشکده معماری و هنر، دانشگاه گیلان، رشت، ایران.
صابر مرادی حنیفی: (*) نویسنده مسئول (استادیار، مرکز تحقیقات بهداشت کار، گروه مهندسی بهداشت حرفه ای، دانشکده بهداشت، دانشگاه علوم پزشکی ایران، تهران، ایران.
sabermoradi22@yahoo.com

چکیده

کلیدواژه‌ها

اثرات دومینویی
انفجار
ایستگاه CNG
ارزیابی کمی
GIS

تاریخ دریافت: ۱۴۰۱/۱۱/۱۶

تاریخ پذیرش: ۱۴۰۲/۳/۱۰

زمینه و هدف: ایستگاه‌های CNG مهم‌ترین و خطرپذیرترین کاربری‌های شهری هستند. جایگاه سوخت مورد مطالعه در شمال غربی منطقه شش و در ناحیه یک قرار دارد. تحلیل حوادث دومینویی انفجار در ایستگاه‌های سوخت CNG از اهداف مطالعه حاضر است. تحلیل مدل‌سازی پیامد در ایستگاه‌های سوخت می‌تواند احتمال وقوع بحران و خسارات ناشی از آن را به حداقل کاهش دهد.

روش بررسی: پژوهش حاضر یک مطالعه موردی است. در این مطالعه گاز متان به‌عنوان ماده سوختنی انتخاب شد و مدل‌سازی پیامدهای انفجار در جایگاه سوخت CNG با استفاده از مدل PHAST انجام شد. با تعیین سناریو Cata-strophic rupture و تعیین پارامترهای جوی و موقعیت کاربری‌های مجاور (مسکونی و تجاری) مدل‌سازی انجام شد. به‌منظور ارزیابی ریسک فردی و جمعی از نرم‌افزار Safety نسخه ۸٫۲ استفاده گردید. تحلیل حوادث دومینویی در دو جنبه کالبدی و جمعیتی، در سه مرحله صورت گرفت که شامل مدل‌سازی پیامد، تحلیل ریسک به وسیله مدل QRA و هم‌پوشانی موج انفجار با استفاده از نرم‌افزار GIS است.

یافته‌ها: نتایج نشان داد موج انفجار تا فاصله ۵۰۰ متری گسترش می‌یابد و بیشترین آسیب به افراد و تجهیزات در فاصله ۱۴۰ متری است. در فاصله بیش از ۱۰۰ متری از موج انفجار خطر جدی جان افراد را تهدید نمی‌کند و شعاع ایمن در فاصله ۵۰۰ متری از موج انفجار است. ارزیابی ریسک نشان داد میزان ریسک جمعی در محدوده غیرقابل قبول قرار گرفته است و باید تمهیداتی به‌منظور کاهش ریسک در نظر گرفت. به‌کارگیری نرم‌افزار GIS در برآورد میزان افراد و تعداد کاربری‌های واقع در محدوده انفجار بسیار مؤثر بود.

نتیجه‌گیری: نتایج این مطالعه نشان داد که وقوع حوادث ناشی از انفجار جایگاه سوخت CNG می‌تواند کاربری‌های محدوده جایگاه را تحت تأثیر قرار دهد و ریسک برآورده شده در این ناحیه بیش از محدوده قابل قبول می‌باشد.

تعارض منافع: گزارش نشده است.

منبع حمایت کننده: ندارد.

شیوه استناد به این مقاله:

Behzad Abbasi Kharajou, Masoud Rafiei, Hassan Ahmadi, Saber Moradi Hanifi. Quantitative Assessment of Domino Effects of The Explosion at The Northwest Station of Tehran District Six Using Consequence Modeling And GIS. Iran Occupational Health. 2023 (01 Oct);20:20.

*انتشار این مقاله به صورت دسترسی آزاد مطابق با CC BY-NC 4.0 صورت گرفته است

مقدمه

شهرها به عنوان سکونتگاه‌های انسانی در طول سالیان گذشته بسیار مورد توجه بودند کاربری‌های شهری یکی از عناصر اصلی در ساختار شهر به شمار می‌روند. اهمیت بالای تأسیسات و تجهیزات در کشور و وجود خطرات احتمالی از نشت گاز و ایجاد انفجار و آتش‌سوزی در جایگاه‌های سوخت گاز طبیعی فشرده در شهرها و ضرورت پیش‌بینی حوادث آتی در کنار کاربری‌های مجاور آن می‌تواند دامنه خطرات احتمالی از وقوع حوادث در این جایگاه‌ها را کاهش داده و تهدیدات و خطرات برای ساکنین را به حداقل برساند [۹]. تحلیل اثرات دومینویی^۱ حوادث در مناطق شهری می‌تواند در ایمنی و افزایش مقاومت شهرها در برابر بحران‌های مصنوعی و طبیعی بسیار مؤثر باشند [۱۰]. یک واقعه‌ی تصادفی دومینویی به عنوان حادثه‌ای تعریف می‌شود که حادثه‌ی نخست به تجهیزات مجاور گسترش می‌یابد و یک یا چند واقعه‌ی ثانویه را موجب می‌شود [۴]. فاجعه‌بارترین پیامدها در اثر حوادث دومینویی رخ می‌دهند که سطوح مختلفی را شامل می‌شوند این حوادث می‌توانند ابعاد وسیع‌تری را در برگیرند. کارخانه‌های صنعتی، محیط‌زیست، مردم و مناطق شهری که در معرض بیشترین آسیب قرار دارند [۱۱]. بر اساس مطالعه آماری مشاهده گردیده است که انفجارها با ۵۷ درصد بیشترین علت بروز اثرات دومینویی هستند [۳-۱]. موج انفجار و ویرانی‌های ناشی از آن می‌تواند اثرات پی‌درپی به همراه داشته باشد به گونه‌ای که عوامل متعدد در کنار یکدیگر می‌تواند موج تخریب ناشی از انفجار را افزایش داده و حوادث و هزینه‌های بسیاری ایجاد نماید [۱۲]. منابع پتانسیل اثرات دومینویی متفاوت هستند و با رویدادهای مختلف آغاز می‌شوند. به طور کلی، آن‌ها با ماهیت خطرات متمایز می‌شوند؛ که شامل: خطرات طبیعی و انسان‌ساخت و در طبقه دوم خطرات تکنولوژیکی و سازمانی هستند. اثرات دومینویی ترکیبی از این دو خطرات را شامل می‌شود. تحلیل اثرات دومینویی حوادث در مناطق شهری می‌تواند در ایمنی و افزایش مقاومت شهرها در برابر بحران‌های مصنوعی و طبیعی بسیار مؤثر باشند [۱۳]. به منظور مطالعه روند انتشار حوادث دومینویی، شناسایی و یافتن مسیر انتشار زنجیره حوادث از قبل مورد بحث قرار می‌گیرد، زیرا آن‌ها می‌توانند به حوادث اولیه تبدیل شوند [۱۲].

ارزیابی ریسک فرایند کلی است که به منظور شناسایی و تحلیل خطر و ارزیابی سطوح مختلف ایمنی

است به طوری که با در نظر داشتن معیارهای مختلف صورت می‌گیرد. یک راه کار اصلی جهت تصمیم‌گیری در مورد راه‌های کنترلی در بحران است [۱۵]. QRA یک رویکرد رسمی و منظم برای برآورد احتمال و پیامدهای وقایع خطرناک و بیان نتایج به عنوان خطر برای افراد یا محیط است. هم‌چنین با شناسایی فرضیات مهم و عناصر مختلف خطر، استحکام و اعتبار نتایج کمی را ارزیابی می‌کند [۱۶-۶]. ارزیابی و مدیریت ریسک مهم‌ترین و مقرون به صرفه‌ترین ابزار جهت پیشگیری از حوادث است که شامل دو شاخص کمی و کیفی است که تکنیک‌های مختلفی را شامل می‌شود [۵]. استفاده از شاخص‌های کیفی نیازمند حداقل آموزش بوده و در کمترین زمان قابل اجرا هستند. در مقابل شاخص‌های کمی ارزیابی ریسک نیازمند تخصیص منابع آموزشی و زمان بیشتر می‌باشند. به طور کلی استفاده از شاخص‌های کمی ارزیابی ریسک به علت فراهم آوردن خروجی‌های عمیق‌تر بیشترین کاربرد را شامل می‌شود [۱۷-۱۸].

مطالعات متعددی در خصوص ارزیابی اثرات دومینویی در انتشار گاز طبیعی فشرده انجام شده است از جمله کان وانگ و همکاران در سال ۲۰۱۶ در پکن چین در مطالعه‌ای تحت عنوان بررسی تطبیقی موج انفجار انتشار گاز طبیعی، انفجار بخار ابر گازی (VCE^۲) را با استفاده از مدل سازی پیامد انجام دادند نتایج مطالعه آن‌ها نشان داد که نزدیک به صد درصد مرگ و میر در شعاع ۱۶۰ متری اتفاق می‌افتد. هم‌چنین در شعاع ۱۵۶ متری اثرات شدید تخریب در ساختمان‌ها وجود دارد و شعاع ایمن بدون هیچ تخریبی در فاصله ۱۷۵۵ متری است [۹]. پروینی و کرد رستمی در سال ۲۰۱۴ در مطالعه‌ای دیگر پیامدهای انفجار در ایستگاه سوخت‌گیری گاز طبیعی فشرده در آزادشهر را مدل سازی کردند. نتایج این مطالعه نشان داد در فاصله کمتر از ۳/۵ متر به دلیل موج انفجار تخریب کامل وجود دارد و در شعاع کمتر از ۳/۷ متر به دلیل وجود غلظت گاز در محدوده اشتعال‌پذیری و وجود محدودیت در محیط، احتمال انفجار وجود دارد و هم‌چنین احتمال ایجاد تویی از آتش است. در فاصله نزدیک‌تر از ۱۰ متر احتمال کشته شدن افراد به وسیله تشعشعات وجود دارد [۱۹]. پویا کیان و همکاران یک رویکرد با استفاده از شبکه بیزین فازی (FBN) برای تحلیل اثرات دومینوی حریق استخری ارائه دادند نتایج مطالعه این مطالعه نشان داد که روش ارائه شده برای تحلیل اثرات دومینویی در تلفیق با L-NOR روش مناسبی برای تخمین قابلیت

اطمینان مخازن است [۲۰].

روش کار

مطالعه حاضر یک مطالعه موردی است. برای مدل سازی از نرم افزار PHAST نسخه ۸.۲ استفاده شد. در این پژوهش گاز متان به عنوان ماده اصلی در انفجار در نظر گرفته شد. مدل انتخابی با توجه به تراکم ساختمانی منطقه مورد مطالعه، مدل چند انرژی است. سناریو ها وقایع فرضی هستند که می توانند منجر به رخداد رویدادهای فرآیندی مانند آتش سوزی، انفجار و رهائش مواد سمی می شوند. طراحی و توجه به ایمنی مخازن می تواند احتمال وقوع یک حادثه را کاهش دهد [۲۲-۲۳]. در این مطالعه بر اساس موقعیت ایستگاه سوخت از نظر کاربری های هم جوار سناریو پارگی کامل آمورد بررسی قرار گرفت. به منظور مدل سازی مخازن تحت فشار از مخازن pressure vessel استفاده گردید. در مرحله بعد با در نظر گرفتن تعداد مخازن و حجم هر مخزن کل ظرفیت ذخیره گاز ایستگاه محاسبه شد. ایستگاه مورد مطالعه دارای سه تجهیز و به طور کلی دارای سه سری مخازن است. ایستگاه سوخت ۱ و ایستگاه سوخت ۲ دارای دو کمپرسور با ظرفیت ۱۰۸۰ لیتر است؛ و ایستگاه سوخت ۳ دارای ظرفیت کمپرسور ۱۲۰۰ لیتر است. با توجه به اینکه تعداد مخازن ایستگاه سوخت ۱ و ۲ برابر با ۲۷ و حجم هر مخزن برابر ۱۲۵ لیتر است ظرفیت کل هر کدام از ایستگاه ها ۳/۳۷۵ لیتر است. ظرفیت کل مخازن ایستگاه سوخت ۳ با ۵۰ مخزن و ظرفیت ۸۰ لیتر برابر با ۴۰۰۰ لیتر است. به طور کلی تعداد مخازن کل ایستگاه ۱۰۴ عدد و ظرفیت مجموع کل مخازن ۱۰/۷۵ است، دمای مخازن ۱۵ درجه سانتی گراد و فشار مخازن ۲۵۰ بار است. به منظور محاسبه تحلیل خطر انفجار در جایگاه CNG نسبت به کاربری های هم جوار آن مراحل زیر انجام شد.

۱- مدل سازی پیامد انفجار

۲- محاسبه ریسک فردی و جمعی

۳- تعیین همپوشانی موج انفجار و تأثیرات آن در کاربری های هم جوار با استفاده از سیستم اطلاعات جغرافیایی (GIS)

عوامل اقلیمی یکی از مهم ترین پارامترهای مهم در مدل سازی انفجار می باشند. به گونه ای که سرعت جریان باد، دمای محیط، پایداری جو و رطوبت محیط می تواند در مدل سازی انفجار نقش بسیار مهمی ایفا کنند. برای محاسبه پارامترهای اقلیمی محدوده مورد مطالعه در

پیش بینی حوادث دومینیوی انفجار در جایگاه های سوخت گاز طبیعی فشرده در داخل شهرها با در نظر گرفتن کاربری های هم جوار آن بسیار ضروری بوده و با مدل سازی حوادث توسط مدل فرآیندی تجزیه و تحلیل خطرات (PHAST) به عنوان یکی از مدل های جامع در تحلیل حوادث فرآیندی، می توان سناریوهای ایجاد بحران را قبل از وقوع حوادث در شهرها پیش بینی کرد و عوامل تشکیل دهنده حوادث را شناسایی و در صورت لزوم آن ها را به حداقل کاهش داد.

برای تحلیل انفجار در ایستگاه گاز طبیعی فشرده در گام نخست نقشه های منطقه مورد مطالعه. سپس نقشه های اولیه و اجرایی در نرم ArcGIS نسخه ۱۰.۲ تهیه گردید. [۲۱] و توسط مدل PHAST نسخه ۸.۲ مورد تحلیل و بررسی قرار گرفت. و با استفاده از فاکتورهای مهمی از جمله پارامترهای جوی، مشخصات مخازن، موقعیت ساختمان های منطقه و کاربری های هم جوار به مدل سازی انفجار ایستگاه های CNG پرداخته شد. در گام بعدی با تعیین شعاع موج انفجار جایگاه های سوخت گاز طبیعی فشرده و برآورد میزان پیامدهای انفجار این جایگاه ها اطلاعات به دست آمده با استفاده از جداول استاندارد سطح آسیب پذیری در دو بعد جمعیتی و کالبدی برآورد گردید و سپس توسط سیستم اطلاعات جغرافیایی (GIS)، به هم پوشانی حریم شعاع موج انفجار مورد مطالعه پرداخته شد؛ و در نهایت میزان آسیب پذیری افراد و ساختمان ها ناشی از انفجار جایگاه های سوخت گاز طبیعی فشرده برآورد و مورد تحلیل قرار گرفت.

جایگاه سوخت مورد مطالعه در شمال غربی منطقه شش و در ناحیه یک قرار گرفته است این جایگاه جز جایگاه های تک منظوره در منطقه است مساحت این جایگاه حدود ۲۰۰۰ مترمربع است. در سمت شرق جایگاه، ایستگاه آتش نشانی و در قسمت شمالی آن یک شهرک مسکونی واقع شده است. در این تحقیق با توجه محدودیت های قانونی و سازمانی بیشترین توجه در پیش بینی حوادث مربوط به کاربری های مسکونی و کاربری های تجاری است. هدف مطالعه حاضر بررسی پیامدهای انفجار ایستگاه سوخت CNG و محاسبه ریسک فردی و جمعی با استفاده از مدل QRA به منظور تحلیل حوادث دومینیوی در زمان وقوع بحران است.

1 Process hazard analysis software tool

2 Geographic information system

3 Catastrophic rupture

نتایج

نتایج حاصل از مدل سازی در ایستگاه سوخت نشان داد که در زمان رهایش اولیه مقدار غلظت ابر گازی حدود 978000 ppm است با گذر زمان و پخش ابر گازی در محیط مقدار غلظت آن کاهش می یابد. به طوری که مقدار آن به 14000 ppm می رسد. با توجه به نمودار مشاهده می گردد که زمان پخش ابر گازی در محیط بیش از 7 ثانیه بوده است. شکل 1 نمای جانبی حرکت ابر گازی در محیط است. به طوری که محور عمودی نشان دهنده ارتفاع ابر گازی در غلظت های 5000 و 15000 پی پی ام است؛ و محور افقی نشان دهنده فاصله ابر گازی در جهت باد از منبع انتشار است. بر طبق نمودار می توان مشاهده کرد ارتفاع غلظت ابر گازی در غلظت 15000 پی پی ام 5 متر است و ارتفاع ابر گازی در غلظت 5000 ppm برابر با 14 متر است. در مقابل ارتفاع ابر گازی در ایستگاه سوخت در غلظت 5000 ppm برابر با 20 متر است و ارتفاع ابر گازی در غلظت 15000 پی پی ام 8 متر است.

منطقه مورد مطالعه با جمعیتی بالغ بر 251384 نفر و وسعت 2137/9 هکتاری است با توجه به اینکه 98 درصد اراضی منطقه ساخته شده است اغلب ساختمان های ساخته شده در آن دارای چند طبقه است به طوری که 3 درصد جمعیت شهر را در خود جای داده است. به این منظور هر یک از بلوک های منطقه دارای جمعیت بسیاری هستند و بیش از 30 درصد ساختمان های حکومتی و دولتی در این منطقه قرار دارند [26-27]. شکل 2 تشعشع آتش در ایستگاه مورد مطالعه را نشان می دهد و مطابق با مقادیر استاندارد می توان مشاهده کرد که تا فواصل 50 متری میزان تشعشع آتش 55 کیلووات بر مترمربع است. نتایج مدل سازی موج انفجار نشان داد افراد نزدیک به منبع انفجار در بیشترین فشار موج قرار گرفته اند و موج فشار آستانه برابر با 0/75 بار است. به طوری که مطابق با مدل سازی پیامد و شکل 3 فشار موج انفجار برابر با 19 بار است. طبق نتایج حاصل از مدل سازی تا فاصله تقریباً 10 متری فشار موج انفجار ثابت است و با فاصله گرفتن از منبع

پژوهش حاضر میانگین دما و سرعت باد در 11 سال گذشته (2007-2017) محاسبه شد. رطوبت نسبی 0/5 درصد در نظر گرفته شد و میانگین دمای ماهانه 11 سال گذشته و میانگین سرعت باد به ترتیب 18/44 °C و 3/01 m/s محاسبه شد.

در مطالعه حاضر به منظور محاسبه کانتورهای ریسک فردی و ریسک جمعی نرم افزار Safety نسخه 8,2 استفاده گردید به طوری که محدوده مورد مطالعه به چهار ناحیه تقسیم شد و با در نظر گرفتن جمعیت هر ناحیه و درصد افراد حاضر در محدوده و تعیین منبع جرقه مدل سازی انجام شد (جدول 1).

ریسک فردی به معنای احتمال صدمه دیدن یک شخص در نزدیکی محل حادثه است و تابع عوامل مختلفی نظیر نوع صدمه ایجاد شده، احتمال اتفاق افتادن حادثه و شدت حادثه مورد نظر است. برای محاسبه ریسک فردی در اطراف محل حادثه، فرض بر این است که سهم همه پیامدهای نهایی، بر روی ریسک فردی آن حادثه یا حوادث خاصیت جمع پذیری داشته باشد و از رابطه (1) محاسبه می شود [24].

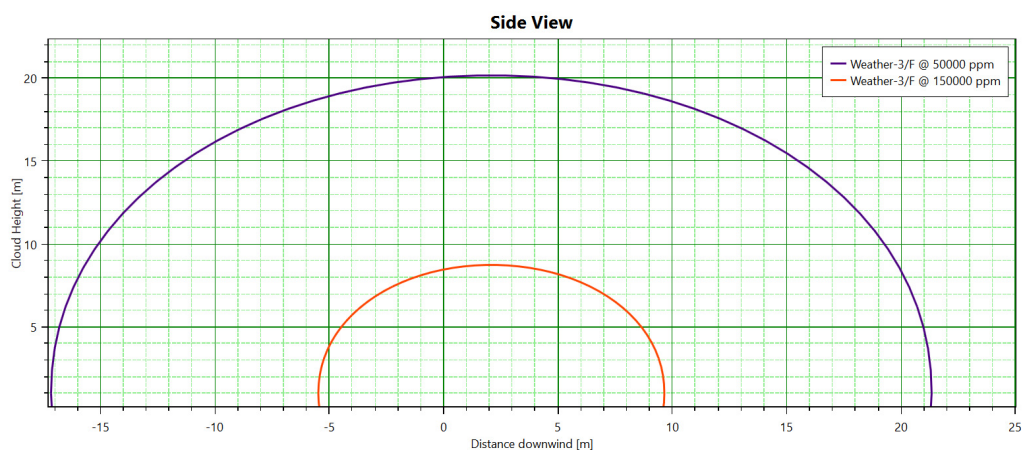
$$IR_{x,y} = \sum_{i=1}^n IR_{x,y,i} \quad (1)$$

در این رابطه $IR_{x,y}$ ریسک فردی نهایی در نقطه ای به موقعیت جغرافیایی (x, y) (احتمال کشته شدن یک نفر در سال)، $IR_{x,y,i}$ ریسک فردی در نقطه ای به موقعیت جغرافیایی (x, y) و ناشی از پیامد نهایی i (احتمال کشته شدن یک نفر در سال).

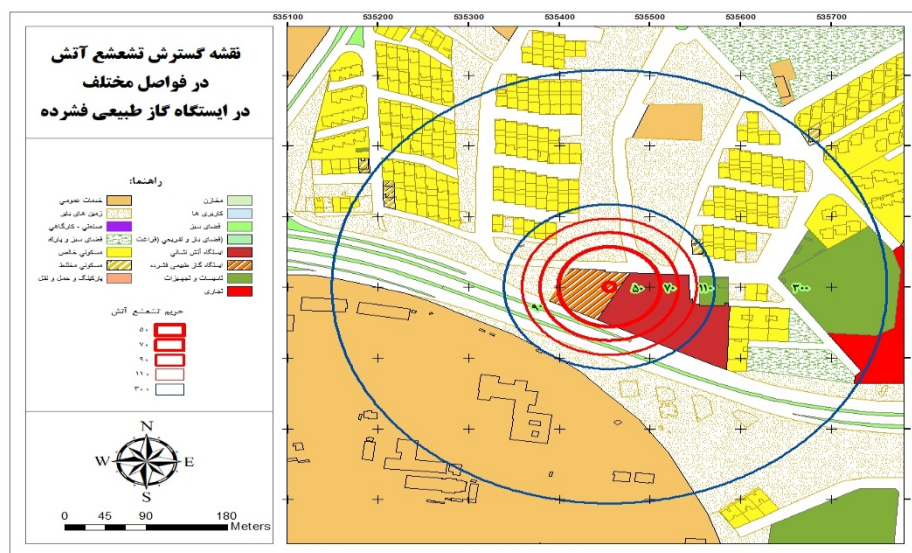
ریسک جمعی، معیاری از ریسک جمعیتی است که در نزدیکی محل خطر قرار گرفته اند. برای ارائه ریسک جمعی در اکثر موارد از منحنی های F-N استفاده می شود. در این منحنی ها مجموع تکرار پذیری پیامدهای ناشی از حادثه بر حسب تعداد تلفات ناشی از حادثه به صورت لگاریتمی رسم می شود [25]. اطلاعات مربوط به تحلیل و تخمین ریسک در جدول زیر آورده شده است.

جدول 1. اطلاعات تقسیم بندی مناطق و ارزیابی ریسک فردی و جمعی

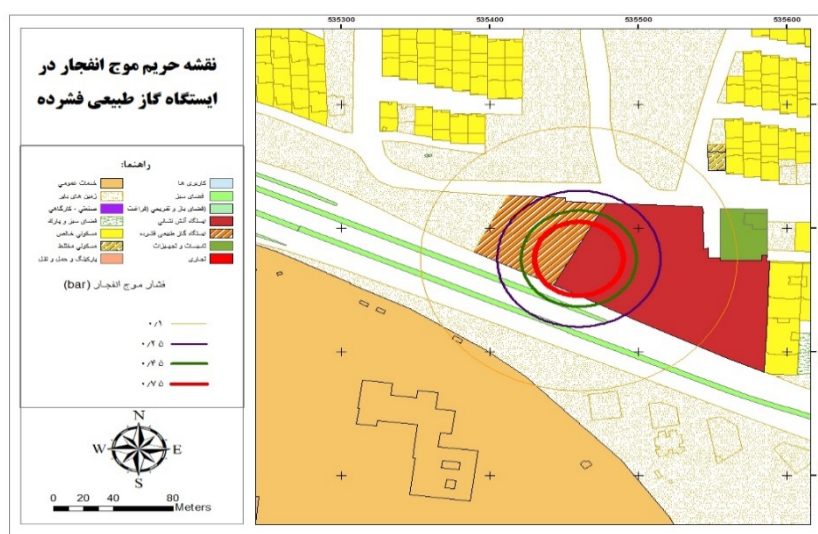
منطقه	کاربری ها	جمعیت	درصد افراد حاضر در فضای داخلی	آب و هوا	منبع جرقه (وسایل نقلیه عبوری)
1	مناطق مسکونی 1	140	0/7	3/F	سرعت تراکم وسایل نقلیه در ساعت
2	مناطق مسکونی 2	230	0/7		30
3	مناطق صنعتی و تجاری	200	0/9		13 m/s
4	محدوده ایستگاه CNG	10	1		



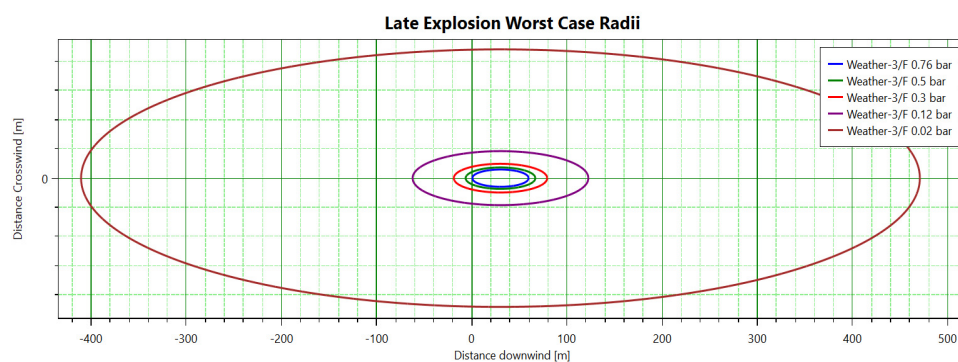
شکل ۱. مدل سازی مقطع عرضی حرکت بخار ابر گازی در ایستگاه گاز طبیعی فشرده



شکل ۲. میزان تشعشع آتش در فواصل مختلف در ایستگاه گاز طبیعی فشرده



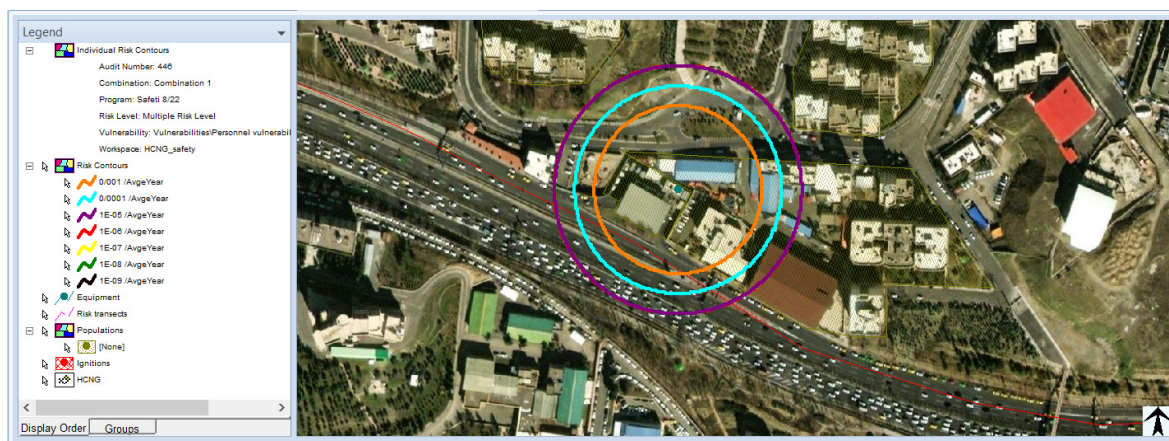
شکل ۳. نقشه حریم موج انفجار در ایستگاه سوخت



شکل ۴. نمودار شعاع موج بدترین حالت انفجار نسبت به ساختمان‌های اطراف ایستگاه سوخت



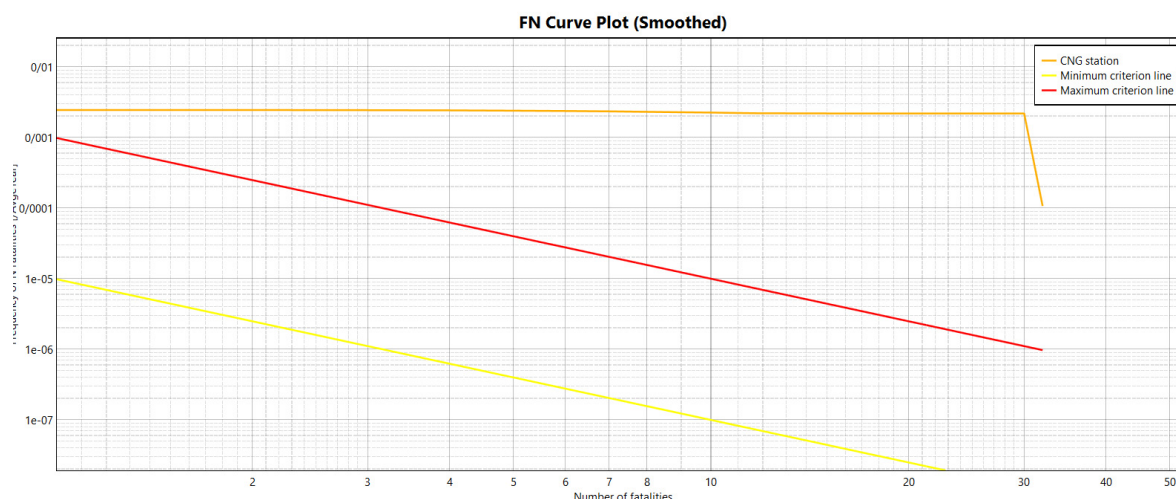
شکل ۵. تقسیم‌بندی نواحی مسکونی از لحاظ جمعیت هدف



شکل ۶. کانتورهای ریسک فردی

موج انفجار برابر با ۰/۷۶ بار است نتایج حاصل از شعاع موج انفجار نشان می‌دهد در ثانیه‌های اول شروع انفجار ایستگاه آتش‌نشانی را تحت تأثیر خود قرار می‌دهد. در قسمت شمال غربی، ایستگاه گاز طبیعی فشرده شهرک مسکونی والفجر قرار گرفته‌اند که این نواحی نیز تحت تأثیر

انفجار فشار موج انفجار کاهش می‌یابد. نتایج حاصل از مدل‌سازی نشان می‌دهد موج انفجار ابر گازی در ایستگاه سوخت تا فاصله ۴۷۰ متری گسترش یافته است. به‌طوری‌که فشار موج انفجار برابر با ۰/۰۲ بار است با توجه به شکل ۴ در فاصله ۵۹ متری



شکل ۷. نمودار F-N جایگاه سوخت مورد مطالعه

ارائه شده است. بر اساس معیار ارائه شده توسط انجمن، اراضی از لحاظ کاربری به چهار ناحیه تقسیم می‌شوند که عبارت‌اند از مناطق صنعتی، مناطق مسکونی، مراکز خرید و سرگرمی و سازمان‌ها و مراکز حساس. علاوه بر این موضوع، انجمن HSE انگلستان ریسک فردی را در سه محدوده تقسیم کرده است. منطقه داخلی، منطقه میانی و منطقه بیرونی که به ترتیب میزان ریسک فردی این نواحی برابر است با برابر 10^{-5} تا 10^{-6} و 10^{-6} تا 10^{-7} . بنابراین ساخت تأسیسات و اماکن در این نواحی بایستی با توجه به معیار ریسک ارائه شده و ضوابط استاندارد ها صورت گیرد [۲۸]. با توجه به نتایج شکل ۲ و مقادیر استاندارد [۲۹] احتمال مرگ افراد حاضر در فاصله ۵۰ متری برابر با ۱۰۰ درصد است. در فاصله ۷۰ متری میزان تشعشع آتش برابر با 40 kw/m^2 است احتمال مرگ افراد در این فاصله ۷۰ درصد است. در فاصله ۹۰ متری میزان تشعشع 30 kw/m^2 است و احتمال مرگ افراد در این فاصله ۵۰ درصد است و در فاصله ۱۰۰ متری میزان تشعشع 26 kw/m^2 است و احتمال مرگ افراد در این فاصله ۲۰ درصد است با فاصله گرفتن افراد از منبع جرقه و توسعه آتش تا فاصله ۳۰۰ متری و در جهت باد احتمال آسیب پذیری افراد کاهش می‌یابد.

در فاصله ۵۰ متری از محل وقوع آتش ایستگاه سوخت و ایستگاه آتش‌نشانی قرار دارد که میزان شار گرمایی این نواحی را تحت تأثیر قرار می‌دهد و می‌تواند منجر به مرگ افراد شود لذا افرادی که در این ناحیه قرار دارند شامل ۱۰ نفر از کارکنان ایستگاه آتش‌نشانی و ۲۰ نفر کارکنان واحد آتش‌نشانی تحت تأثیر اثرات شار گرمایی قرار خواهند گرفت. در فاصله ۷۰ متری مشاهده می‌شود که

موج انفجار قرار خواهند گرفت.

با توجه به موقعیت منطقه مورد مطالعه و وجود کاربری‌های متعدد اعم از مسکونی و صنعتی ناحیه مورد مطالعه از نظر تراکم جمعیتی به چهار بخش تقسیم شده است. شکل ۵ تقسیم‌بندی نواحی مورد مطالعه از لحاظ تعداد جمعیت ساکن را نشان می‌دهد به طوریکه اطلاعات آن در جدول ۱ آورده شده است.

نتایج مدل‌سازی ریسک فردی نشان داد میزان ریسک فردی برای افراد نزدیک به منبع جرقه 0.002459 است. در این مطالعه به منظور تخمین ریسک ابتدا فرکانس رویداد اصلی محاسبه گردید برای محاسبه فرکانس رویداد اصلی از درخت خطای فازی شده استفاده گردید نتایج درخت خطای فازی شده نشان داد میزان فرکانس رویداد اصلی انفجار مخزن برابر 0.0548319 است. شکل ۶ کانتورهای ریسک فردی در منطقه مورد مطالعه را نشان می‌دهد.

نتایج ارزیابی کمی ریسک در شکل ۷ نشان می‌دهد که میزان ریسک جمعی در محدوده غیرقابل قبول قرار گرفته است و مقدار آن برابر با 0.00246051 است.

بحث

روش تحلیل کمی ریسک یک روش قوی برای تخمین ریسک است، این روش جزء معدود روش‌های است که ریسک را به صورت ریسک فردی و ریسک جمعی بیان می‌کند [۲۷]. ساخت اراضی مسکونی در مجاورت واحدهای فرایندی و مواد خطرناک می‌تواند در شرایط اضطراری منجر به آسیب به این مکان‌ها شود. در این خصوص استاندارد هایی توسط انجمن HSE انگلستان

توجه به انتشار اثرات دومینویی در زمان وقوع بحران توجه به‌قرارگیری کاربری‌ها از لحاظ سازگاری ضروری است و باید موردتوجه مدیران و برنامه ریزان شهری و سازمان‌های مربوط قرار گیرد. در فاصله ۶۶ متری موج انفجار ۰/۵ بار است با توجه به جدول سطح آسیب‌پذیری، همه درها و پنجره‌های ساختمان‌ها از جمله ایستگاه CNG و ایستگاه آتش‌نشانی و بخش عمده‌ای از بزرگراه آسیب می‌بینند. در فاصله ۷۸ متری موج انفجار ۰/۳ بار است. در این فاصله بیشتر درها و پنجره‌ها آسیب خواهند دید و در فاصله ۱۲۰ متری فشار موج انفجار ۰/۱۲ بار است. با توجه به مقادیر استاندارد [۹] آسیب کمی از درها و پنجره‌ها ساختمان‌ها مشاهده می‌شود. به‌منظور مقایسه اعداد ریسک برآورد شده با مقادیر استاندارد از معیار ارائه‌شده توسط انجمن HSE انگلستان استفاده شد [۸]. نتایج این مقایسه نشان داد میزان ریسک برآورد شده بیش از 10^{-3} است و در ناحیه غیرقابل قبول قرار دارد. مطابق با شکل ۶ میزان ریسک تا فاصله ۸۵ متری از منبع جرقه به میزان ۸/۴۵۲ می‌رسد و سپس به‌شدت کاهش می‌یابد. اما در فواصل کمتر نیاز به ارائه اقدامات کنترلی مناسب و تدوین برنامه واکنش در شرایط اضطراری مناسب برای افراد ساکن در این ناحیه است. یکی از محدودیت‌های مهم این مطالعه عدم دسترسی به نقشه کاربری‌های اطراف جایگاه بود که با بررسی میدانی منطقه تا حدودی این محدودیت در نقشه‌های GIS برطرف شد.

نتیجه‌گیری

مخازن ایستگاه‌های گاز طبیعی فشرده با فشار ۲۵۰ بار و دمای ۱۵ درجه سانتی‌گراد می‌توانند به‌عنوان یک خطر جدی در مناطق شهری تلقی شوند به‌گونه‌ای که با قرارگیری این ایستگاه‌ها در کنار کاربری‌های دیگر هم چون کاربری‌های مسکونی و تجاری و... شدت آسیب مناطق شهری در مواجهه با حوادث متعدد افزایش می‌یابد. قرارگیری ایستگاه‌های سوخت گاز طبیعی فشرده در میان کاربری‌های دیگر شهری لزوم توجه به خطرات و پیامدهای حاصل از انفجار مخازن این ایستگاه‌ها را برای برنامه ریزان و مدیران شهری ملزوم می‌نماید. با توجه به نتایج مشاهده می‌شود شعاع ایمنی جانی ایستگاه سوخت برابر ۱۴۰ متر است؛ و شعاع ایمنی ساختمان‌ها برابر ۵۰۰ متر است.

تشکر و قدرانی

این مقاله از پایان‌نامه کارشناسی ارشد در دانشگاه

تشعشع آتش گسترده شده و می‌تواند بخش عمده‌ای از بزرگراه محدوده مورد مطالعه را در برگیرد... در فاصله ۹۰ متری تشعشع آتش علاوه بر کاربری‌های ذکرشده قسمتی از مناطق مسکونی را در بر می‌گیرد با توجه به اینکه بعد خانوار در منطقه شش برابر ۳ است می‌توان برآورد کرد در یک ساختمان ۴ طبقه حداقل ۱۲ نفر ساکن هستند. در نتیجه افرادی که تحت شعاع خطر سوختگی قرار می‌گیرند ۷۲ نفر است. در فاصله ۱۱۰ متر مشاهده می‌گردد تشعشع آتش بسیار وسیع‌تر می‌شود و به‌طور کامل بخش عمده‌ای از بزرگراه محدوده مورد مطالعه و مناطق مسکونی را شامل می‌شود جمعیت برآورد شده که در معرض آسیب قرار می‌گیرند ۱۲۲ نفر می‌باشند.

نتایج شکل ۴ نشان داد که فشار موج انفجار در فاصله کمتر از ۶۰ متر برابر با ۰/۷۵ بار است و با توجه به مقادیر استاندارد سطح آسیب‌پذیری افراد مشاهده می‌شود افراد ساکن در این ناحیه آسیب‌دیده و کاربری‌های مختلف تحت تأثیر قرار می‌گیرند. با توجه اینکه جمعیت در اطراف ایستگاه گاز طبیعی فشرده متراکم‌تر است می‌توان برآورد نمود احتمال آسیب جمعیت ساکن در کاربری‌های اطراف ایستگاه گاز طبیعی فشرده بسیار کمتر است و بیشترین آسیب مربوط به خودروهای عبوری از بزرگراه می‌باشند. در فاصله ۶۰-۷۰ متری فشار موج انفجار برابر با ۰/۴۵ بار است که در این فاصله خطر جدی ساکنان منطقه را تهدید می‌کند. در فاصله ۸۵ متری، افراد واقع در فشار موج انفجار ۰/۲۵ بار دارای آسیب نسبی هستند؛ و در فاصله ۱۳۶ متری احتمال سطح آسیب افراد کمتر می‌شود. نتایج حاصل از مدل‌سازی نشان می‌دهد موج انفجار ابر گازی در ایستگاه سوخت تا فاصله ۴۷۰ متری گسترش یافته است. به‌طوری‌که فشار موج انفجار برابر با ۰/۰۲ بار است با توجه به مقادیر استاندارد [۲۹] این مقدار فشار موج می‌تواند منجر به تخریب پنجره‌های ساختمان‌ها در اطراف ایستگاه سوخت می‌شود [۹].

با توجه نتایج شکل ۴ در فاصله ۵۹ متری موج انفجار برابر با ۰/۷۶ بار است در این فاصله تمامی ساختمان‌ها از جمله ایستگاه آتش‌نشانی و ایستگاه CNG تخریب می‌شوند. نتایج حاصل از شعاع موج انفجار نشان می‌دهد در ثانیه‌های اول شروع انفجار ایستگاه آتش‌نشانی را تحت تأثیر خود قرار می‌دهد. در قسمت شمال غربی ایستگاه سوخت، شهرک مسکونی والفجر قرار گرفته است. موج انفجار در فشار ۰/۰۲ بار می‌تواند باعث آسیب‌پذیری و شکستن شیشه‌های پنجره ساختمان‌ها گردد. در قسمت جنوبی ایستگاه کاربری‌های خدماتی و مهم قرار گرفته است. با

- [10] B. Abdolhamidzadeh, T. Abbasi, D. Rashtchian, and S. A. Abbasi, "Corrigendum to A new method for assessing domino effect in chemical process industry [J. Hazard. Mater. 182, (2010), 416-426]," J. Hazard. Mater., vol. 184, no. 1-3, p. 877, 2010, doi: 10.1016/j.jhazmat.2010.08.063.
- [11] G. Antonioni, G. Spadoni, V. Cozzani, C. Dondi, and D. Egidi, "Quantitative assessment of domino effect in an extended industrial area," Safety, Reliab. Risk Anal. Theory, Methods Appl. - Proc. Jt. ESREL SRA-Europe Conf., vol. 3, no. 5, pp. 2397-2404, 2009, doi: 10.1201/9781482266481-344.
- [12] D. Jiang, X. H. Pan, M. Hua, A. Mébarki, and J. C. Jiang, "Assessment of tanks vulnerability and domino effect analysis in chemical storage plants," J. Loss Prev. Process Ind., vol. 60, pp. 174-182, 2019, doi: 10.1016/j.jlp.2019.04.016.
- [13] D. Y. Gonzva M, Barroca B, Gautier P-É, "Modeling disruptions causing domino effects in urban guided transport systems faced by flood hazards," Nat. hazards, vol. 86, no. 1, pp. 183-201, 2017.
- [14] S. Cincotta, N. Khakzad, V. Cozzani, and G. Reniers, "Resilience-based optimal firefighting to prevent domino effects in process plants," J. Loss Prev. Process Ind., vol. 58, pp. 82-89, 2019, doi: 10.1016/j.jlp.2019.02.004.
- [15] R. Bahmani, M. Pouyakyan, S. Khodakarim, H. Bidel, and A. Salehi, "Risk Assessment and Consequence Analysis of Fire and Explosion in a Vinyl Chloride Monomer Tank by PHAST," J. Saf. Promot. Inj. Prev., vol. 8, no. 4, 2021.
- [16] M. M. Aliabadi, H. Ramezani, and O. Kalatpour, "Quantitative Risk Assessment of Condensate Storage Tank, Considering Domino Effects," J. Heal. Saf. Work, vol. 12, no. 1, pp. 204-221, 2022.
- [17] F. I. Khan and S. A. Abbasi, "Techniques and methodologies for risk analysis in chemical process industries," J. loss Prev. Process Ind., vol. 11, no. 4, pp. 261-277, 1998.
- [18] F. Khan, S. Rathnayaka, and S. Ahmed, "Methods and models in process safety and risk management: Past, present and future," Process Saf. Environ. Prot., vol. 98, pp. 116-147, 2015, doi: 10.1016/j.psep.2015.07.005.
- [19] M. Parvini and A. Kordrostami, "Consequence modeling of explosion at Azad-Shahr CNG refueling station," J. Loss Prev. Process Ind., vol. 30, no. 1, pp. 47-54, 2014, doi: 10.1016/j.jlp.2014.04.007.
- [20] M. Pouyakian, F. Laal, M. J. Jafari, F. Nourai, and S. Kabir, "Fuzzy Bayesian estimation and consequence modeling of the domino effects of methanol storage tanks," Int. J. Occup. Saf. Ergon., vol. 28, no. 4, pp. 2509-2519, 2022, doi: 10.1080/10803548.2021.2010656.
- [21] ESRI, "ArcGIS 10.2 Transforms GIS," 2013. <http://www.esri.com/esri-news/arcuser/fall-2013/arcgis-102-trans>

گیلان. استخراج شده است. نویسندگان بدین وسیله از مجموعه جایگاه های سوخت CNG و تمام کسانی که در راستای اجرای این پژوهش همکاری نمودند کمال تشکر و قدردانی را به عمل می آورند.

REFERENCE

- [1] C. Chen, G. Reniers, and N. Khakzad, "A thorough classification and discussion of approaches for modeling and managing domino effects in the process industries," Saf. Sci., vol. 125, p. 104618, 2020.
- [2] F. Celano and M. Dolšek, "Fatality risk estimation for industrialized urban areas considering multi-hazard domino effects triggered by earthquakes," Reliab. Eng. Syst. Saf., vol. 206, p. 107287, 2021, doi: 10.1016/j.res.2020.107287.
- [3] R. M. Darbra, A. Palacios, and J. Casal, "Domino effect in chemical accidents: Main features and accident sequences," J. Hazard. Mater., vol. 183, no. 1-3, pp. 565-573, 2010, doi: 10.1016/j.jhazmat.2010.07.061.
- [4] F. Kadri, E. Chatelet, and P. Lallement, "The Assessment of Risk Caused by Fire and Explosion in Chemical Process Industry: A Domino Effect-Based Study," J. Risk Anal. Cris. Response, vol. 3, no. 2, p. 66, 2013, doi: 10.2991/jrarc.2013.3.2.1.
- [5] Z. Jahanbani, F. Sereshki, M. Ataei, and K. Ghanbari, "Risk Assessment of Fire by using Fuzzy Fault Tree Analysis Case study: Eastern Alborz Coal Mines," Iran Occup. Heal., vol. 14, no. 3, pp. 46-57, 2017.
- [6] DNV GL, "Process hazard analysis / consequence analysis - Phast - Software - DNV GL," 2017. <https://www.dnvgl.com/services/process-hazard-analysis-phast-1675> (accessed May 07, 2018).
- [7] A. B. de Haag PU, Guideline for Quantitative Risk Assessment (The Purplebook), Loss Preve. Elsevier, 2001. Accessed: Feb. 02, 2023. [Online]. Available: https://www.researchgate.net/publication/283632721_Guideline_for_quantitative_risk_assessment_in_the_Netherlands
- [8] S. Lewis, "Risk Criteria - When is low enough good enough?," Risktec Solut. Limited, http://www.risktec.co.uk/media/43520/risk_criteria_when_low_enough_good_enough, no. June, p. 8, 2007, [Online]. Available: http://www.risktec.co.uk/media/43520/risk_criteria_when_is_low_enough_good_enough-saudi.pdf
- [9] K. Wang, Z. Liu, X. Qian, M. Li, and P. Huang, "Comparative Study on Blast Wave Propagation of Natural Gas Vapor Cloud Explosions in Open Space Based on a Full-Scale Experiment and PHAST," Energy and Fuels, vol. 30, no. 7, pp. 6143-6152, Jul. 2016, doi: 10.1021/acs.energyfuels.6b01293.

- wards dynamic risk analysis: A review of the risk assessment approach and its limitations in the chemical process industry," *Saf. Sci.*, vol. 89, pp. 77–93, Nov. 2016, doi: 10.1016/j.ssci.2016.06.002.
- [27] J. E. Vinnem et al., "Risk modelling of maintenance work on major process equipment on offshore petroleum installations," *J. Loss Prev. Process Ind.*, vol. 25, no. 2, pp. 274–292, 2012.
- [28] E. Majidi, H. Zarei Mahmoud Abadi, H. Fattahi Bafghi, S. Ahmadi, M. Sharifi, and B. Moradi, "Identifying and assessment the health hazards of the petrochemical industry using the localized JHA method," *Occup. Hyg. Heal. Promot.*, vol. 5, no. 4, pp. 359–370, 2022, doi: 10.18502/ohhp.v5i4.8462.
- [29] P. A. M. U. de Haag, B. J. M. Ale, and J. G. Post, "The 'Purple Book': guideline for quantitative risk assessment in the Netherlands," in *Loss Prevention and Safety Promotion in the Process Industries*, Elsevier, 2001, pp. 1429–1438.
- forms-gis (accessed Jan. 15, 2023).
- [22] B. Harati, A. Karimi, A. Askari, F. Dehghani, and A. Nasrollahi, "Modeling and evaluation of safety consequences of propylene oxide leakage, a petrochemical company," *J. Heal. Saf. Work*, vol. 8, no. 2, pp. 199–209, 2018.
- [23] G. Reniers and V. Cozzani, "Features of Escalation Scenarios," in *Domino Effects in the Process Industries: Modelling, Prevention and Managing*, Elsevier, 2013, pp. 30–42. doi: 10.1016/B978-0-444-54323-3.00003-8.
- [24] S. Mannan, *Lees' Loss Prevention in the Process Industries: Hazard Identification, Assessment And Control: Fourth Edition*, vol. 1–2. Butterworth-Heinemann, 2012. doi: 10.1016/C2009-0-24104-3.
- [25] T. Aven and J. E. Vinnem, "On the use of risk acceptance criteria in the offshore oil and gas industry," *Reliab. Eng. Syst. Saf.*, vol. 90, no. 1, pp. 15–24, 2005, doi: 10.1016/j.ress.2004.10.009.
- [26] V. Villa, N. Paltrinieri, F. Khan, and V. Cozzani, "To-