



Analysis of Liquid Gas (LPG) Storage Tank Explosion in a Road Vehicle due to the Boiling Liquid Vapor Phenomenon (BLEVE)

ARTICLE INFO

Article Type
Original Research

Authors
Majnuoni O¹
Sheikhzadeh G.A^{2*}
Shakibaei M¹

How to cite this article

Majnuoni O, Sheikhzadeh G.A, Shakibaei M, Analysis of Liquid Gas (LPG) Storage Tank Explosion in a Road Vehicle due to the Boiling Liquid Vapor Phenomenon (BLEVE). Modares Mechanical Engineering; 2024;24(07):421-431.

ABSTRACT

The low amount of pollutant and smooth way of transition of some fuels such as liquid petroleum gas (LPG) for usage in cars have always been the concern of some consumers. Due to the storage of this fuel with a pressure of 8 to 10 bar in non-standard tanks, there is a possibility of risk and danger likewise explosion and fire. In this article, the scenario of fire-caught car that caused the Boiling Liquid Expanding Vapor Explosion (BLEVE) and the formation of a fireball with a diameter of 19.14 meters has been investigated. The effect of pressure in the 60-liter tank and then the effect of radiation in the incident have been modeled. accordingly The results have illustrated the fact that until 2 meters from the liquid gas tank explosion site, the pressure continues up to 8 bar, and the radiation effect reaches 4 bar in a distance of 48 meters from the center of the accident, and in a distance of 14.60 meters, the amount of thermal radiation reaches 37.5 kilowatts per square meter, which it is very worrying. By considering the pressure and thermal radiation effects, the safe distance and the amount of damage are predicted. The results can be used to improve safety and revise the construction of LPG tanks to reduce losses.

Keywords LPG Gas, Tank explosion, BLEVE, Radiation, Fatality

CITATION LINKS

¹ Energy Systems Engineering, University of Kashan, Kashan, Iran.

² Mechanical Engineering Department, University of Kashan, Kashan, Iran.

***Correspondence**

Address: Mechanical Engineering Department, University of Kashan, Kashan, Iran.

sheikhz@kashanu.ac.ir

Article History

Received: August 14, 2024

Accepted: September 20, 2024

ePublished: October 27, 2024

- 1- Energy Systems Engineering: Evaluation and Implementation.
- 2- 2D Numerical simulation of the nonlinear deformation of thin plate under gaseous mixture
- 3- Designing a Comprehensive Model for Selecting the Best Fuel in Natural Gas Value Chain (A case study in Iran)
- 4- Computational Fluid Dynamics Simulation of Blast Wave Using OpenFOAM: the Effect of Solver and
- 5- Evaluation the Extent of Explosion, Ignition and Gas Leakage Consequences in Cylinders
- 6- Consequence modeling and evaluation of LPG spherical tanks Isfahan Oil Refinery.
- 7- Incident analysis of Bucheon LPG filling station pool fire and BLEVE.
- 8- Analysis of Boiling Liquid Expanding Vapour Explosion (BLEVE) Due To Loss of Containment
- 9- Hazard analysis on LPG fireball of road tanker BLEVE based on CFD simulation.
- 10- Case study: Assessment on large scale LPG BLEVEs in the 2011 Tohoku earthquakes.
- 11- Modeling and study of the explosion of gas storage tanks ...
- 12- auto-gas.net
- 13- worldliquidgas.org
- 14- alef.ir
- 15- Strategies to Determine the Priorities of Liquefied Petroleum Gas (LPG) Fuel Allocation.
- 16- Reliability evaluation of power systems.
- 17- The boiling liquid expanding vapour explosion (BLEVE): Mechanism, consequence assessment, management.
- 18- Loss Prevention in the Process Industries.
- 19- Superheated Liquids: Liquids in the superheated state, far from being a laboratory curiosity, occur ...
- 20- Guidelines for Evaluating the Characteristics of Vapor Cloud Explosions, Flash Fires and Bleves.
- 21- Guidelines for Vapor Cloud Explosion, Pressure, Vessel Burst, BLEVE and Flash Fire Hazards.
- 22- Weterings, Methods for the calculation of physical effects due to releases of hazardous materials (liquids and gases).
- 23- Thermal radiation hazards from releases of LPG from pressurised storage.
- 24- Activity Responsible Function (AFR) Technical Library.
- 25- Quest Consultants Inc, Comparative Quantitative Risk Analysis OF Motor Gasoline, LPG
- 26- National Fire Prevention Association. Standard for the storage and handling of liquefied petroleum gases.
- 27- Semi quantitative and quantitative risk assessment in process industries with focus on techniques of QRA, LOPA, DOW index.
- 28- Numerical Investigation of Fire Spread from a Fire Source to a Near Body in a Tunnel.
- 29- Reliability assessment of CNG station by employing reliability blocks diagram (RBD).

حجم ۶۰ و ۸۰ لیتری و با ورق فلزی ۳ میلی‌متری به صورت جوشکاری با الکترود (SMAW) مونتاژ می‌شود و برای ذخیره سوخت روی خودروها استفاده می‌شود. فشار مخازن الپی‌جی که در صندوق خودروها نصب می‌شود ۸ تا ۱۰ بار است. افزایش فشار مخزن پیش از انفجار بر مقدار بیشینه فشار انفجار و کاهش زمان کلی انفجار تأثیرگذار است و همچنین استوانه با ظرفیت طولی بیشتر، در مورد تغییر شکل ورق تواندتر است^[۲]. مسئله اساسی و نگران‌کننده اینمنی و قابلیت اطمینان پایین این مخازن در صورت برخورد با موانع در اثر سانحه یا آتش‌سوزی می‌باشد. بدلیل غیراستاندارد بودن این مخازن و عدم حمایت دولت برای گسترش سوخت الپی‌جی خودروها در ایران، تاکنون در این زمینه تحقیق چندانی صورت نگرفته است ولی وقوع حوادث و مشکلات پیش آمده در این زمینه بخصوص در چند سال اخیر، لزوم توجه به این بخش را دو چندان می‌کند.

موسایی و همکاران^[۳] مدل جامعی برای انتخاب بهترین سوخت در زنجیره ارزش گاز طبیعی برای کشور ایران طراحی نمودند و نتایج نشان داد بهترین گزینه برای کشور گاز طبیعی مایع و بعد از آن، گاز طبیعی فشرده می‌باشد. نورپور و همکاران^[۴] رفتار جریان موج انفجار در فضای باز و در حضور موانع هندسی را به صورت عددی و با استفاده از نرم افزار اپن فوم بررسی نمودند و بر اساس نتایج، مدل‌سازی گاز حقیقی نسبت به گاز ایده‌آل از دقت بیشتر و خطای کمتری برخوردار بوده است. بهشتی و همکاران^[۵] پیامدهای انفجار، اشتعال و نشت گاز در کپسول‌های ۲۶/۲ لیتری گاز مایع با رویکرد پدافنده غیرعامل را مورد ارزیابی قرار دادند و نتایج نشان داد اشتعال و انفجار گاز الپی‌جی در این کپسول، تا فاصله ۳۵ متری پرسنل و افراد را تهدید می‌کند. کمالی و همکاران^[۶] پیامد و ارزیابی ریسک مخازن کروی الپی‌جی در پالایشگاه نفت اصفهان را شبیه‌سازی نمودند و ریسک قرارگیری افراد تا شعاع حدود ۴۸۰ متری اطراف مخازن بسیار خطرناک برآورد شد. پارک و همکاران^[۷] یک حادثه پمپ گاز مایع که در ۱۱ سپتامبر سال ۱۹۹۸ در کشور کره جنوبی اتفاق افتاده بود را مورد مطالعه قرار دادند. در این حادثه، اتصال معیوب شلنگ به مخزن کامپیون منجر به نشت گستردگی گاز و به دنبال آن انفجارهای فاجعه‌آمیز گردید؛ بطوریکه آزاد شدن ۵/۴ تن بوتان طی ۲۰ دقیقه باعث ایجاد پدیده انفجار بخارات مایع در حال جوش یا به اختصار پدیده بليوی (BLEVE) در کامپیون حامل سوخت پارک شده در محل شد. انفجار بخارات مایع در حال جوش در کامپیون دارای مخزن پروپان با حداکثر قطر گوی آتش در کامپیون حدود ۱۳۰ متر و در کامپیون مخزن بوتان با حداکثر قطر (Fireball) حدود ۹۰ متر مشاهده شد. پدیده بليوی در یکی از بزرگراه‌های کشور مالزی که بهدلیل از دادن مهار تانکرهای حامل گاز مایع به وقوع پیوست در مرجع^[۸] تجزیه و تحلیل و مشخص شد که تأثیر پدیده بليوی بر افراد و سازه‌ها فاجعه‌بار بوده و تا فاصله ۲۰ متری از تانکر احتمال مرگ به ۱۰۰ درصد می‌رسد. در

تجزیه و تحلیل انفجار مخزن ذخیره گاز مایع (LPG) در یک خودروی جاده‌ای بر اثر پدیده بخار مایع در حال جوش (BLEVE)

امید مجنوی^۱، قنبرعلی شیخ زاده^۲، مهران شکیبائی^۱

^۱ مهندسی سیستم‌های انرژی، دانشگاه کاشان، کاشان، ایران.

^۲ گروه مهندسی مکانیک، دانشگاه کاشان، کاشان، ایران.

چکیده

آلیندگی کم و جابجاپی آسان برخی از سوخت‌ها مانند گاز نفتی مایع (الپی‌جی) برای استفاده در خودروها همواره مورد توجه مصرف کنندگان بوده است. بهعلت ذخیره این سوخت با فشار ۸ تا ۱۰ بار در مخازن غیر استاندارد احتمال بروز خطراتی چون انفجار و آتش‌سوزی وجود دارد. در این مقاله به بررسی سناریوی آتش‌سوزی در یک خودرو که باعث ایجاد پدیده انفجار بخارات مایع در حال جوش (BLEVE) و تشکیل گوی آتش (Fireball) با قطر ۱۹/۱۴ متر شد، پرداخته می‌شود. اثر فشار در مخزن ۶۰ لیتری و سپس اثر تشعشع در حادثه رخ داده شده مدل‌سازی شده است. نتایج نشان می‌دهد تا فاصله ۲ متری از محل انفجار مخزن گاز مایع، فشار تا ۸ بار ادامه دارد و اثر تشعشع تا فاصله ۴۸ متری از مرکز حادثه تا ۴ کیلووات بر متر مربع پیش می‌رود و تا فاصله ۱۴/۶۰ متری مقدار تشعشع حرارتی به ۳۷/۵ کیلووات بر متر مربع می‌رسد که بسیار نگران‌کننده است. با درنظرگرفتن تاثیرات فشار و تشعشع حرارتی فاصله اینمن و میزان خسارت نیز پیش‌بینی شده است. نتایج می‌تواند در جهت بهبود اینمنی و بازنگری در ساخت مخازن الپی‌جی جهت کاهش تلفات استفاده شود.

کلیدواژه‌ها: الپی‌جی LPG، انفجار مخزن، پدیده بليوی BLEVE، تشعشع، مرگ و میر

تاریخ دریافت: ۱۴۰۳/۰۵/۲۴

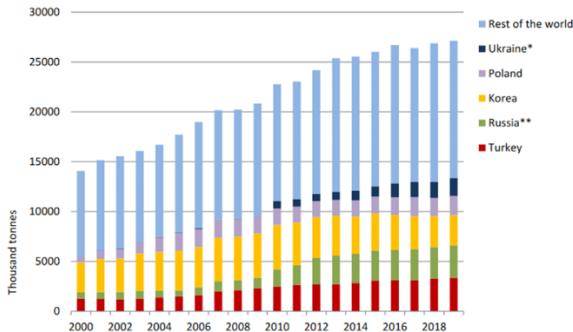
تاریخ پذیرش: ۱۴۰۳/۰۶/۳۰

*نویسنده مسئول: sheikhz@kashanu.ac.ir

۱- مقدمه

دسترسی به انرژی در برخی کشورها به قدری گستردگی شده است که مصرف آن به شکل‌های مختلفی در همه جنبه‌های زندگی مدرن تقریباً ثابت است. در این میان بخش حمل و نقل به یک مصرف‌کننده نهایی عظیم انرژی تبدیل شده است. امروزه این بخش بزرگترین مصرف‌کننده منابع نفتی در جهان و دومین مصرف‌کننده سوخت‌های فسیلی تجدیدناپذیر پس از نیروگاه است^[۱]. یک چالش منحصر به فرد در استفاده مداوم منابع مختلف انرژی در صنعت حمل و نقل نیاز به ذخیره انرژی در وسیله نقلیه است تا بتواند پیمایش بیشتری با صرف هزینه کمتر داشته باشد. گاز نفتی مایع یا به اختصار الپی‌جی (LPG) که از پالایشگاه‌های نفت خام بدست می‌آید و بخش عمده ترکیب آن را پروپان و بوتان تشکیل می‌دهد، در مقایسه با سایر سوخت‌ها مانند بنزین، عدد اکтан بالاتری دارد، تمیز می‌سوزد و معمولاً آلیندگی کمتری دارد. الپی‌جی با کمی کاهش دما و افزایش فشار به مایع تبدیل می‌شود تا حمل و نقل و نگهداری آن راحت‌تر شود. بهدلیل فشار کم ذخیره‌سازی نیاز به مخازن قوی نیست و بیشتر این مخازن با

می باشد. تقاضای این گاز در تعداد کمی از کشورها به شدت متمرکز است، بطوریکه پنج کشور نخست شامل ترکیه، روسیه، کره جنوبی، لهستان و اوکراین، روی هم حدود نیمی از مصرف جهانی در سال ۲۰۱۹ را به خود اختصاص دادند و ده کشور اول ۷۳ درصد اتوگاز کل جهان را مصرف کرده‌اند^[13]. با وجود اینکه این کشورها سالهای زیادی است که از گاز مایع در خودروها استفاده می‌کنند، اما در زمینه حوادث فرایندی مشکل قابل توجهی بخصوص در خودروهای الپی‌جی سوز بوجود نیامده و حتی به‌دلیل پاک و ارزان‌تر بودن اتوگاز نسبت به بنزین و دیزل، به فکر توسعه بیشتر این سوخت در کشور خود هستند. شکل ۱ مقدار مصرف اتوگاز مناطق مختلف دنیا از سال ۲۰۰۰ تا ۲۰۱۹ را نشان می‌دهد. در سراسر جهان، اتوگاز حدود ۱/۱ درصد از کل مصرف سوخت حمل و نقل جاده‌ای را در سال ۲۰۱۹ به خود اختصاص داده است. سهم اتوگاز در کل مصرف سوخت خودرو در بین کشورهای مورد بررسی متفاوت است، که کمترین آن با ۰/۰۳ درصد در ایالات متحده و بیشترین مربوط به اوکراین بوده است که یک پنجم مصرف کل سوخت خودروها در این کشور، الپی‌جی می‌باشد. تقریباً ۲۷/۸ میلیون وسیله نقلیه اتوگاز در سراسر جهان و بیش از ۸۱۰۰ سایت سوختگیری وجود دارد. اتوگاز ۹ درصد از مصرف جهانی الپی‌جی در سال ۲۰۱۹ را به خود اختصاص داده است^[12].



شکل ۱) میزان مصرف اتوگاز در مناطق مختلف جهان از سال ۲۰۰۰ الی ۲۰۱۹^[13]

در مورد کشور ایران، اجازه فعالیت رسمی برای اتوگاز کردن خودروها به‌صورت استاندارد صادر نشده است و خودروسازها مجوز دوگانه‌سوز کردن خودرو بر مبنای الپی‌جی را ندارند و حتی امکان سوختگیری قانونی الپی‌جی نیز برای هیچ خودرویی وجود ندارد. عدم مجوزدهی به دوگانه‌سوز کردن این خودروها در حالی سالیانه تعداد زیادی از هموطنانمان را به کام مرگ و وقوع حوادث آتش‌سوزی می‌کشاند، که کشور با هیچ‌گونه کمبود منابع الپی‌جی مواجه نیست و بیش از ۷۰ درصد از الپی‌جی تولیدی کشور صادر می‌شود^[14]. با این حال حدود ۱/۵ میلیون خودروی الپی‌جی سوز در کشور وجود دارد که به‌صورت غیرمجاز و غیراستاندارد از این سوخت استفاده می‌کنند و مصرف آنها نیز به عنوان آمار مصرف خانگی الپی‌جی در نظر گرفته می‌شود^[15].

این حادثه شرایط آب و هوایی تاثیر عمده‌ای در سناریوی پدیده بلیوی ندارد، زیرا انفجار به طور آنی رخ داده است. وانگ و همکاران^[9] تحقیقی بر روی گوی آتش حاصل از انفجار بخارات مایع در حال جوش در یک تانکر حامل گاز مایع با استفاده از شبیه‌سازی به روش دینامیک سیالات محاسباتی انجام دادند و نتایج نشان داد که با افزایش جرم گوی آتش، شار حرارتی تابشی تولید شده افزایش، ولی سرعت افزایش شار حرارتی تشبعی کاهش می‌یابد. لی و همکاران^[10] پدیده بلیوی مخازن گاز مایع در مقیاس بزرگ که بر اثر زلزله سال ۲۰۱۱ در شهر توهوکو ژاپن رخ داد را مورد ارزیابی قرار دادند. بر اثر این آتش‌سوزی و انفجار، ۱۷ مخزن ذخیره گاز مایع در پالایشگاه به شدت آسیب دیدند و یا کاملاً از بین رفتند. در این حادثه ۵ پدیده بلیوی به صورت دومینو به وقوع پیوست که منجر به گوی‌های آتش بسیار بزرگ به قطر حدود ۵۰۰ متر و ارتفاع ۴۵۰ متر در مدت زمان ۲۵ ثانیه گردید. مجذونی و شیخزاده^[11] انفجار مخازن یک ایستگاه گاز طبیعی فشرده (CNG) به صورت تکی و دسته‌ای با فشار مخزن ذخیره ۲۵۰ بار را شبیه‌سازی و بررسی نموده‌اند. بر اساس نتایج آنها در صورت انفجار یکی از مخازن، میزان تشبع به ۳۷/۵ کیلووات بر متر مربع در شعاع ۱۸ متری می‌رسد و با ادامه انفجار سایر مخازن به صورت دومینو، این شعاع تا ۵۵ متری مرکز انفجار گسترش می‌یابد که منجر به آسیب به ساختمان‌ها و افراد در این محدوده می‌شود.

با توجه به مرور انجام شده در این زمینه و نتایج مطالعات و تحقیقات در خصوص آسیب‌های جدی که از انفجار مخازن خودرو حاوی گاز می‌شود، بدیهی است که انفجار و اشتغال مخزن خودرو حاوی گاز الپی‌جی می‌تواند خطرات جدی و مرگباری برای سرنشینان آن خودرو و خودروهای اطراف داشته باشد. با اینحال تجزیه و تحلیل اثرات ناشی از انفجار و میزان خسارت و پیش‌بینی فاصله تأثیرات آن و تعیین فاصله ایمن نیاز به مطالعات بیشتر دارد که تاکنون پژوهش زیادی در این خصوص انجام نشده است، و لذا بررسی و ارزیابی این پدیده امری ضروری بنظر می‌رسد. در این مقاله به بررسی و تجزیه و تحلیل انفجار یک مخزن ذخیره گاز مایع که در خودروی پژو ۴۰۵ قرار دارد و باعث ایجاد پدیده بلیوی می‌شود، پرداخته می‌شود. این موضوع در مقایسه با پژوهش‌های انجام شده در گذشته که در آنها بیشتر مواردی چون انفجار مخازن در پالایشگاه‌ها و یا تانکرهای حمل گاز مایع بررسی شده‌اند، دارای نوآوری می‌باشد.

۲- روند مصرف گاز الپی‌جی

مصرف جهانی گاز مایع در خودروهای الپی‌جی سوز که به آن اتوگاز (Autogas) هم گفته می‌شود، طی دو دهه گذشته به طور پیوسته افزایش یافته است و در سال ۲۰۱۹ به ۲۷/۱ میلیون تن رسیده است^[12]. یکی از دلایلی که روند مصرف گاز مایع را افزایش داده است آلایندگی کم این سوخت نسبت به سایر سوخت‌ها

در این مقاله به بررسی انفجار و شدت پیامد حادثه یک خودروی پژو ۴۰۵ (دوگانه سوز الپی جی)، که در اردیبهشت سال ۱۴۰۲ در اتوبان شهید یاسینی، تهران دچار حریق و سپس انفجار مخزن الپی جی شد، پرداخته می‌شود. زمانی که یک مخزن که حاوی مقدار مشخصی مایع است و در معرض حرارت بیش از نقطه جوش مایع قرار می‌گیرد، سریعاً به جوش آمده و مقدار بسیار زیادی بخار تولید می‌کند و باعث افزایش فشار بیش از حد تحمل جداره مخزن شده و در نهایت انفجار ناشی از افزایش فشار، آزاد شدن بخارات و پرتاب تکه‌های مخزن و اجسام اطراف آن، خسارات زیادی بوجود می‌آید و اگر مایع قابل اشتعال باشد امکان ایجاد گوی آتش وجود دارد. بهمنظور تعیین حریم ایمنی و شبیه‌سازی پیامدهای ناشی از انفجار، پدیده بلیوی و گسست ناگهانی مخزن در این حادثه با نرم افزار فست (PHAST) به صورت جداگانه شبیه‌سازی می‌شود. از لحظه گسست کامل مخزن و تشکیل گوی آتش و فرونیست آن فقط ۵ ثانیه زمان می‌برد و تبعات این حادثه بهشتدی بوده که پرتابهایی به اطراف داشته و نکته نگران‌کننده این است با توجه به پر تردد بودن محل وقوع حادثه، خودروهای اطراف بدون توجه به پیامدهای احتمالی با فاصله نزدیک از محل حادثه عبور می‌کنند. با این حال افزایش مدت زمان استفاده از این مخازن، پوسیدگی مخازن، نشتی گاز و نبود بازرسی، احتمال خطر و ایجاد حادثه را بوجود خواهد آورد که بررسی این مسئله بیش از پیش قابل توجه خواهد بود.

۳-۳ مخزن مورد مطالعه

به منظور امکان تعمیم نتایج حاصله، سعی شده است مدل سازی بر روی مخزنی انجام شود که بیشترین مصرف را در خودروها دارد. مشخصات این مخزن عبارت است از: فشار کاری ۱۷/۵ بار، حجم ۶ لیتر، ضخامت ۳ میلی‌متر، قطر ۳۱/۵ سانتی‌متر، ارتفاع ۹۰ سانتی‌متر و وزن ۲۲/۹ کیلوگرم، این مخازن در کارگاه‌ها و توسط افرادی گاهای غیرمتخصص مونتاژ می‌شوند و با قیمت مناسب در بازار به فروش می‌رسند. مسئله قابل تأمل این است که استفاده از این مخازن بیشتر در خودروهایی مانند پیکان و پژو که استهلاک بالایی دارند و از نظر سازمان استاندارد با توجه به عمر آنها، اسقاطی محسوب شده و باید از چرخه حمل و نقل حذف شوند ولی به دلیل نبود قانونی مبنی بر عدم تردد خودروهای فرسوده، به راحتی در کلان‌شهرها نیز تردد دارند.

۴-۳ مدل ریاضی در مکانیسم پدیده بلیوی

هنگامی که مایع تا نقطه جوش خود گرم می‌شود و شروع به تشکیل حباب داخل ظرف می‌کند باعث افزایش فشار و انفجار می‌شود. این نوع انفجار، عمده‌ترین انفجار مخازن مایع الپی جی بوده که باعث گسست کامل مخزن می‌شود. از سال ۱۹۵۱ تا سال ۱۹۸۴ بیش از ۱۹ مورد از انفجارات از نوع پدیده بلیوی وجود داشته که بزرگترین آن در سال ۱۹۸۴ بوده است. انفجار مخزن کروی و

۳- بیان مسئله و مدل سازی انفجار مخزن

۳-۱ خصوصیات گاز مایع

گاز مایع ترکیبی از هیدروکربن‌های سبک است و عمدتاً از پروپان (C_3H_8) و بوتان (C_4H_{10}) تشکیل شده است. دمای جوش این گازها در فشارهای مختلف در جدول ۱ ارائه شده است و با توجه به اینکه فشار داخل مخزن الپی جی تا حدود ده بار هم می‌رسد، با افزایش دمای محیط و در فصول گرم سال، امکان تبدیل گاز مایع به بخار وجود دارد.

جدول ۱) دمای جوش تقریبی گازهای تشکیل دهنده الپی جی (پروپان و بوتان) در فشارهای مختلف

فشار (bar)	دمای جوش پروپان (°C)	دمای جوش بوتان (°C)
-۸۱/۳	-۱۱۱/۵	۰/۰
-۴۹	-۸۲/۸	۰/۱
-۰/۸	-۴۲/۳	۱
۵۰/۳	۱/۸	۵
۷۹/۵	۲۷	۱۰
۱۱۴/۴	۵۷/۳	۲۰

۲-۳ پیامد ناشی از رها شدن گاز مایع در خودروها

بیشتر خودروهایی که در ایران از سوخت الپی جی استفاده می‌کنند به صورت کارگاهی دوگانه سوز می‌شوند، بطوریکه هیچ نظارتی در این خصوص صورت نمی‌گیرد. فشار کم ذخیره‌سازی گاز مایع باعث می‌شود از شلنگ‌های پلاستیکی برای سوختگیری یا انتقال سوخت از مخزن به رگلاتور سوخت استفاده شود (شکل ۲). به دلیل عدم استاندارد لازم و کیفیت کافی این قطعات، همواره مقداری نشتی گاز در این خودروها وجود دارد. عدم توجه به ایمنی و قابلیت اطمینان می‌تواند دو موضوع را مطرح کند یکی تحت عنوان خطر (Hazard) که صرفاً از نظر شدت قابل تقسیم‌بندی است و دیگری تحت عنوان احتمال خطر (Risk) که علاوه بر شدت خطر احتمال وقوع آن را نیز مورد توجه قرار می‌دهد^[16].



شکل ۲) مخزن الپی جی با شلنگ‌های انتقال سوخت در خوروی پژو ۱۴۰۵

أنواع حوادث موجود در صنعت نگهداری گاز مایع را می‌توان در ۴ حوزه تقسیم‌بندی کرد که شامل آتش‌سوزی، انفجار، نشتی و انتشار گاز سمی می‌باشد^[17].

آیزنتروپیک در حالت مایع (L1) و گاز (G1) در شرایط شکست اشاره دارد. انرژی حاصل از انفجار مخزن نیز از رابطه (۴) حاصل می‌شود^[20]:

$$E_{EX} = M(u_2 - u_1) \quad (4)$$

که در آن E_{EX} انرژی حاصل از انفجار و M جرم سیال می‌باشد.

۵-۳-۵- مدل ریاضی در مکانیسم گوی آتش

عامل دیگری که می‌تواند باعث وقوع یک پیامد مخرب در مخزن الپی‌جی خودرو گردد، پدیده گوی آتش می‌باشد. گوی آتش حاصل احتراق عظیمی از مواد قابل اشتعال است؛ ترکیدن ناگهانی مخازن حاوی مایعات قابل اشتعال از مهمترین عوامل تشکیل گوی آتش است. خروجی پدیده بليوی کنار آتش روی می‌دهد و ماده آزاد شده، قابل اشتعال بوده و باعث اشتعال به سمت بالا و تشکیل گوی آتش می‌شود و با گسترش شعله آتش، اثرات فشار و تشعشع ناشی از آن، بر افراد مجاور آن متناسب با فاصله تا مرکز گوی آتش، آسیب‌های مختلفی وارد می‌کند. در صورت تشکیل گوی آتش ناشی از گسست مخزن، جرم ماده سوختنی درگیر در آتش از رابطه (۵) بدست می‌آید^[21]:

$$M_{Flammable} = \begin{cases} M_{Input} & f_{vapor} \geq \frac{1}{f_{correction}} \\ f_{correction} f_{vapor} M_{Input} & f_{vapor} < \frac{1}{f_{correction}} \end{cases} \quad (5)$$

که در آن، $M_{flammable}$ جرم ماده سوختنی درگیر در آتش، M_{Input} مقدار جرم ماده سوختنی که در اثر انفجار از مخزن خارج می‌شود، $f_{correction}$ جزء جرمی فاز بخار رها شده هنگام انفجار و f_{vapor} ضریب اصلاح جرمی (برابر با 3 در نظرگرفته می‌شود)، هستند. برای محاسبه شعاع شعله گوی آتش (r_{flame}) و مدت دوام یا ماندگاری شعله (t_{flame}) که تابعی از جرم ماده درگیر در آتش هستند، به ترتیب از روابط (۶) و (۷) استفاده می‌شود^[22]:

$$r_{flame} = 3.24 M_{Flammable}^{0.325} \quad (6)$$

$$t_{flame} = 0.852 M_{Flammable}^{0.26} \quad (7)$$

ارتفاع شعله آتشین که به عنوان ارتفاع مرکز گوی آتش تا سطح زمین تعریف می‌شود، با استفاده از رابطه (۸) بدست می‌آید^[22]:

$$H_{flame} = 2r_{flame} \quad (8)$$

توان انتشار سطحی شعله نیز از رابطه (۹) محاسبه می‌شود^[23]:

$$E_f = \frac{f_s M_{flammable} \Delta H_c}{4\pi r_{flame}^2 t_{flame}} \quad (9)$$

که در آن، E_f ، توان تشعشعی سطحی شعله، f_s انرژی تشعشعی تابیده شده موجود و ΔH_c گرمای خالص موجود برای انتشار است. مقدار f_s از رابطه (۱۰) حاصل می‌شود که تابعی از فشار در حالت بخار اشباع هنگام انفجار مخزن می‌باشد^[23]:

$$f_s = 0.27 \left(\frac{P_{sat}}{10^6} \right)^{0.32} \quad (10)$$

استوانه افقی در ترمینال نگهداری الپی‌جی در مکریکوسیتی مکزیک، ۶۴۰۰ مصدوم و ۶۵۰ کشته گذاشت^[18]. انفجار زمانی صورت می‌گیرد که درجه حرارت مایع داخل مخزن به بالاتر از نقطه Redich-Kwong جوش خود در فشار اتمسفر برسد. از معادله حالت دمای حد فوق‌گرم در فشار اتمسفر تخمین زده می‌شود که توسط رید بدست آمد^[19]:

$$T_{sl} = 0.859 T_c \quad (1)$$

در این رابطه T_{sl} دمای حد مجاز فوق‌گرم در فشار اتمسفر بر حسب کلوین و T_c دمای بحرانی بر حسب کلوین می‌باشد. نظریه رید توضیح خوبی در مورد امواج انفجار قوی است که می‌تواند در پدیده بليوی ایجاد شود. با این حال، انفجارهای قوی همچنین می‌توانند ناشی از تبخیر سریع مایعات تحت فشار ذخیره شده در زیر دمای حد فوق‌گرم اما بالاتر از نقطه جوش آنها در فشار اتمسفر باشد. به همین دلیل در مرجع^[20] یک فرض محافظه‌کارانه برای روش انفجار پدیده بليوی یکپارچه توصیه شده است. در روش توصیه شده، جوشش مواد منفجره به دلیل خرابی ظروف حاوی مایعات ذخیره شده در دمای بالاتر از نقطه جوش معمولی آنها، رخ می‌دهد. از بین تمام پارامترهای انفجار، انرژی انفجار بیشترین تأثیر را بر روح اوج فشار و در نتیجه بیشترین پتانسیل مخرب را در یک انفجار دارد. روش‌های ترمودینامیکی برای تخمین انرژی انفجار به دلیل سهولت استفاده از آن‌ها، بسیار مورد علاقه محققین می‌باشد. در رویکرد ترمودینامیکی حالت ماده قبل از انفجار با حالت ماده بعد از انفجار مقایسه شده و اختلاف انرژی‌های داخلی بین دو حالت انرژی انفجار را می‌دهد. روش‌های متفاوتی برای محاسبه انرژی انفجار مخازن گازی ایده‌آل و مخازنی که دارای گاز غیرایده‌آل هستند، وجود دارد. در این مقاله به دلیل وجود گازهای غیرایده‌آل در مخزن ذخیره، از روابط انفجار این مخازن استفاده می‌شود. برای این کار می‌توان اختلاف انرژی داخلی بین حالت‌های اولیه و نهایی را با فرض فرایند انبساط آیزنتروپیک بدست آورد و فرض می‌شود که امواج انفجار از هر فاز ترکیب شده‌اند. انرژی داخلی در حالت اولیه و نهایی به ترتیب با روابط (۲) و (۳) بدست می‌آید^[20]:

$$u_1 = x_{L,1} h_{L,1} + (1 - x_{L,1}) h_{G,1} - x_{L,1} P_1 v_{L,1} - (1 - x_{L,1}) P_1 v_{G,1} \quad (2)$$

$$u_2 = x_{L,2} [x_{L,2}^{L1} h_{L,2}^{L1} + (1 - x_{L,2}^{L1}) h_{G,2}^{L1}] + (1 - x_{L,2}^{L1}) P_0 v_{L,2}^{L1} - x_{L,2}^{L1} P_0 v_{G,2}^{L1} + (1 - x_{L,2}^{L1}) P_0 v_{G,2}^{L1} \quad (3)$$

در این روابط فشار در حالت نهایی برابر با فشار محیط (P_0) در نظرگرفته می‌شود. زیرنویس‌های L و G به ترتیب بیانگر حالت اولیه و نهایی و زیرنویس‌های L و G مربوط به خواص سیال در حالت‌های مایع اشباع و بخار اشباع هستند. بالانویس‌های L1 و G1 در رابطه (۳)، به خواص سیال محاسبه شده از انبساط

۴- نتایج

۴-۱- پیامد ناشی از انفجار مخزن ۶۰ لیتری گاز مایع

در مدل سازی پدیده بلیوی میزان افزایش فشار و شعاع تأثیرگذاری این حادثه مورد ارزیابی قرار می‌گیرد. هدف، بررسی تأثیر فشار انفجار و پیامد آن در اثر گسست مخزن بر تجهیرات و افراد در اطراف محل حادثه می‌باشد. بنابراین پیامد حوادث در شرایط پایدار جوی (معیار پاسکویل) با سرعت باد $1/5$ متر بر ثانیه) مدل سازی می‌شود. لذا جهت وزش باد تأثیر زیادی در مدل سازی انفجار ندارد. در این پژوهش حادثه اتفاق افتاده بر اساس داده‌های واقعی تحلیل حادثه می‌شود. یکی از مهم‌ترین و مفیدترین مراجع برای محاسبات وقوع حوادث، مجموعه AFR است که به وسیله شرکت (DNV) جمع‌آوری شده و در جدول ۲ اطلاعات آن ارائه شده است^[24]. داده‌های جدول ۲ بر اساس حوادث پیش آمده در واحدهای فرایندی پایه‌گذاری شده، که می‌تواند در مدل سازی و ارزیابی ریسک جواب قابل قبولی ارائه نماید.

جدول ۲) پارامترهای ورودی نرم افزار فست برای مدل سازی^[24]

پارامتر	نوع یا مقدار
مواد	پروپان و بوتان
دمای محیط (°C)	۱۰
رطوبت نسبی محیط	۰/۷
شدت تابش تشعشع خورشید (kw/m ²)	۰/۵
شرایط آب و هوایی	۱/۰ F

با توجه به نوع سناریو و وارد نمودن داده‌های واقعی در نرم افزار، نتایج در قالب نمودارهای مبتنی بر حل معادلات حاکم بر پدیده مورد نظر بررسی می‌شود. شکل ۳ تغییرات فشار بیشینه بر حسب فاصله از مرکز انفجار را نشان می‌دهد. همان‌گونه که مشخص است از دیاد فشار ۸ بار تا فاصله ۲ متری و از دیاد فشار ۱ بار تا فاصله ۵ متری ادامه دارد و احتمال مرگ افراد در این فاصله زیاد است.

گرمای خالص موجود برای انتشار (ΔH_C) با استفاده از رابطه (۱۱) بیان می‌شود^[22]:

$$\begin{aligned} \Delta H_C = & \Delta H_{Comb} - [\min(1, f_{vapour} f_{correction}) \\ & - f_{vapour}] [\Delta H_{Vap} \\ & + C_{P,Liq} (T_{Flame} - T_{Amb})] \end{aligned} \quad (11)$$

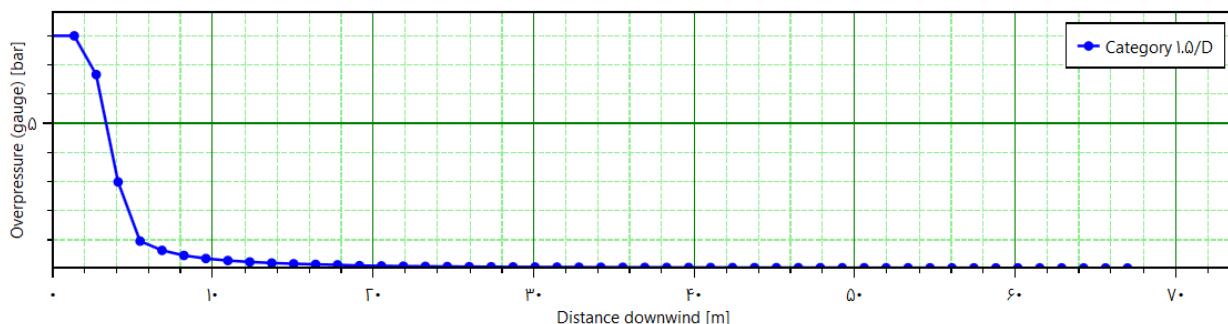
که در آن، ΔH_{Comb} گرمای احتراق سوخت، ΔH_{Vap} گرمای نهان تبخیر سوخت در نقطه جوش آن، $C_{P,Liq}$ ظرفیت گرمایی ویژه سیال در فشار ثابت، T_{Flame} دمای شعله و T_{Amb} دمای محیط می‌باشند. تاثیر جرم سوخت عمده‌ای بر روی ابعاد گوی آتش و قطران منعکس می‌شود هر چه جرم داخل مخزن در حال انفجار بیشتر باشد قطر و ارتفاع گلوله آتشین بیشتر می‌شود.

۶-۳- شبیه‌سازی انفجار

در مقاله حاضر، یک مخزن الپی‌جی با ظرفیت ۶۰ لیتر، تحت فشار ۸ بار و دمای نگهداری ۲۱ درجه سانتیگراد که محتوی ۲۸ کیلوگرم گاز مایع با ترکیب تقریباً یکسانی از پروپان و بوتان می‌باشد، و در صندوق عقب خودرو جایگذاری می‌شود، مد نظر است. به علت ضخامت کم این مخازن و انتقال سوخت به وسیله شلنگ‌های پلاستیکی، در صورت تصادف و یا آتش‌سوزی احتمالی، پتانسیل بسیار بالایی برای وقوع حادثه وجود دارد. انفجار در چنین مخزنی به کمک نرم افزار فست (که بر اساس معادلات حاکم توسعه داده شده است) شبیه‌سازی می‌گردد. برای انجام شبیه‌سازی ترکیب و درصد گازهای موجود در مخزن یکسان انتخاب شده است و ارتفاع مخزن از سطح زمین ۱ متر در نظر گرفته می‌شود. لازم به ذکر است علی‌رغم توانایی نرم افزار فست برای شبیه‌سازی پدیده مورد نظر، این نرم افزار دارای محدودیت‌هایی از قبیل بررسی حوادث زیرزمینی یا زیر آب، مدل سازی انفجار به صورت همزمان، لحظه تاثیر تجهیزات به صورت مواون در کاهش آسیب ناشی از انفجار، تعیین دمای شعله در مسائلی چون فلر و مدل سازی به صورت شاخه‌ای نیز می‌باشد.

BLEVE Overpressure vs Distance

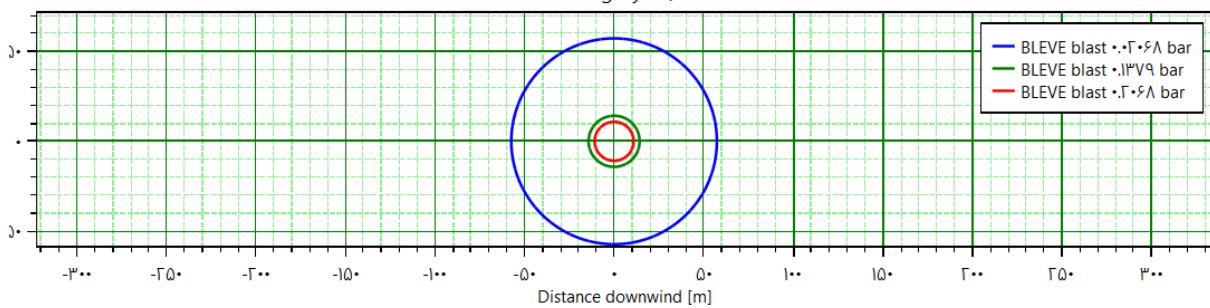
BLEVE blast



شکل ۳) تغییرات فشار بر حسب فاصله از مرکز انفجار

BLEVE Overpressure Radii

Category 1.0/F



شکل ۴) انفجار اولیه در مقابل شعاع تأثیرگذاری

داشته باشد. تلفات غیر مستفیم مانند پرتابهای مکانیکی می‌تواند بخش زیادی از فاجعه را شامل شود، که با عنايت به نوع مدلسازی و مطالعه، این موضوع در مقابله حاضر قابل بررسی نبوده است.

جدول ۴) تأثیرات فیزیکی افزایش فشار ناشی از انفجار بر انسان^[25]

میزان افزایش فشار (mbar)	صدمات فیزیکی بر انسان
کارکنان بر اثر موج انفجار از زمین بلند شده	۱۰۳ - ۲۰۰
و مجدداً به زمین پرخورد می‌کنند	۳۳۱
۵۰ درصد احتمال پارگی پرده گوش	۲۷۶ - ۳۴۵
جراحت شدید در اثر برخورد پرتابهای و احتمال ۵۰ درصدی مرگ	۳۴۵ - ۴۸۳
احتمال پارگی گوش	۴۸۳ - ۶۸۹
جراحت شدید در اثر برخورد پرتابهای و تقریباً ۱۰۰ درصدی مرگ	۵۵۲ - ۱۱۰۳
پرتاب افراد در اثر موج انفجار	۶۸۹ - ۱۰۳۴
احتمال ۹۰ درصد پارگی پرده گوش	۸۲۷ - ۱۰۳۴
آستانه خونریزی ریوی	۱۳۷۹ - ۱۷۲۴
احتمال ۵۰ درصدی مرگ در اثر خونریزی ریوی	۲۰۶۸ - ۲۴۱۳
احتمال ۹۹ درصدی مرگ در اثر خونریزی ریوی	۴۸۲۶ - ۱۳۷۹۰

۲-۴- پیامد ناشی از شدت تابش حرارتی

یکی از عوامل بروز حادثه در خودروهایی که گاز مایع الپی جی مصرف می‌کنند، وجود نشتی در سیستم سوخترسانی از مخزن تا موتور است. وجود این نشتی را می‌توان در بستهای شلنگی و رگلاتور سوخت جستجو کرد. نشت گاز الپی جی می‌تواند باعث وقوع حریق گسترده شود^[27]. در آتشسوزی پژو ۴۰۵، گرم شدن مخزن الپی جی و گسست آنی مخزن باعث تخلیه ناگهانی گاز داخل مخزن گردید. این تخلیه آنی سبب پدیده گوی آتش همراه با تشعشع شدید می‌شود. در شکل ۵ مراحل وقوع حادثه نشان داده شده است.

شکل ۴) ابعاد متأثر از موج انفجار را نشان می‌دهد که تا فاصله ۶۷ متری از مرکز حادثه فشار تا ۰۰۲۶۸ bar، بار ادامه دارد. تأثیرات موج انفجار هرچند ناچیز به نظر می‌رسد اما در صورت بروز چنین حوادثی در مناطق مسکونی می‌تواند حائز اهمیت باشد.

با بررسی انفجار و ارزیابی پیامد و تأثیر آن بر سیستم (انسان، تجهیزات، ساختارها و محیط زیست)، از دیاد فشار می‌تواند تلفات متفاوتی داشته باشد و گاهی تا چندین متر باعث تخریب یک سازه یا تلفات انسانی شود. جدول ۳) میزان تأثیر افزایش فشار بر انسان و تجهیزات را نشان می‌دهد. تأثیر میزان افزایش فشار در اثر انفجار بر انسان نیز در جدول ۴) نشان داده شده است.

جدول ۳) تأثیر فشار بر انسان و تجهیزات^[18,22]

فشار (mbar)	تأثیر بر انسان	تأثیر بر تجهیزات و ساختمانها
۱۰۰۰	جراحت شدید بر اثر پرتابهای مکانیکی	تخریب ساختمانها، گسست مخازن
۶۰۰	پرتاب افراد در اثر موج شوک، احتمال پارگی پرده گوش	صدمه به ساختمانها و پارگی لوله ها
۳۰۰	ترک در مخازن، صدمه به برخورد پرتابهای، ناشنوایی موقت	جراحت شدید به افراد به دلیل ساختمانها
۲۰۰	خسارت اندک به ماشین ها و ساختمان های صنعتی پرتاب افراد در اثر موج شوک	در مخازن مرگ، جراحت و سقف ساختمانها
۱۴۰	درصد احتمال مرگ، جراحت و زخم ها در اثر برخورد پرتابه ها	تخریب بخشی از دیوار یا سقف ساختمانها

واضح است که تلفات در فشار بالای ۴ بار رخ می‌دهد، که باعث پرتابهای ناشی از انفجار می‌شود. این پرتابهای می‌تواند صدمات جدی به افراد در مسافت دورتر از حاشیه ایمنی وارد کند که نرم افزار فست قادر به مدلسازی پرتابهای مکانیکی ناشی از انفجار نیست. نگاهی به حوادث اتفاق افتاده در نقاط مختلف دنیا نیز نشان می‌دهد که کوچکترین قصوری در طراحی، ساخت، نصب، استفاده و نگهداری از مخازن الپی جی منجر به وقوع حوادث و فاجعه‌ای بزرگ شده است^[26]. بنابراین تمام ابعاد آتشسوزی و انفجار می‌تواند پیامدهای مستقیم و غیرمستقیم ناخواهشاندی

ماده سوختنی در مخزن بخار می شود با گستالت ناگهانی مخزن تمام مواد موجود در مخزن بلا فاصله خارج می شود. بنابراین جرم قابل ملاحظه در این حادثه، جرم کل گاز موجود در مخزن محسوب می شود. همانطور که مشاهده می شود قطر و ارتفاع گوی آتش به ۱۹/۱۴ متر می رسد و مدت زمان دوام شعله ۲/۰۲ ثانیه است. همچنین حداکثر توان انتشار سطحی شعله که در لحظه اولیه تشکیل گوی آتش رخ می دهد، برابر با ۱۸۵ کیلووات بر متر مربع می باشد. شکل ۷ توان انتشار سطحی گلوله آتش برحسب زمان را نشان می دهد که پس از ۲ ثانیه مقدار توان انتشار سطحی شعله به صفر می رسد و با توجه به نتایج بدست آمده در جدول ۵ و روابط حاکم بر مسئله، صحت آن تأیید می شود؛ بنابراین می توان گفت سایر نتایج بدست آمده نیز از اعتبار کافی برخوردار هستند.



شکل ۵) لحظه اولیه آتش سوزی خودرو

مسئله نگران کننده در بروز این حادثه عدم توجه سایر خودروها و عبور با فاصله کم از محل حادثه است. در شکل ۶ نشان داده شده است که یکی از خودروهای عبوری کاملا در گوی آتش قرار می گیرد؛ از لحظه انفجار تا تشکیل گوی آتش ۵ ثانیه طول کشیده است، به همین دلیل با بروز انفجار، زمانی برای کنجکاوی و مشاهده آتش سوزی و گریختن از حادثه وجود نخواهد داشت و شدت تشعشع در زمان اندک می تواند مرگبار باشد.

جدول ۵ نتایج حاصل از انفجار مخزن الپی جی خودرو که باعث ایجاد گوی آتش شده است را نشان می دهد. با توجه به اینکه جرم

نوع یا مقدار	پارامتر
۱۹/۱۴	قطر (m)
۲/۰۲	زمان دوام شعله (s)
۱۸۵	حداکثر توان انتشار سطحی شعله (kw/m^2)
۱۹/۱۴	ارتفاع شعله (m)

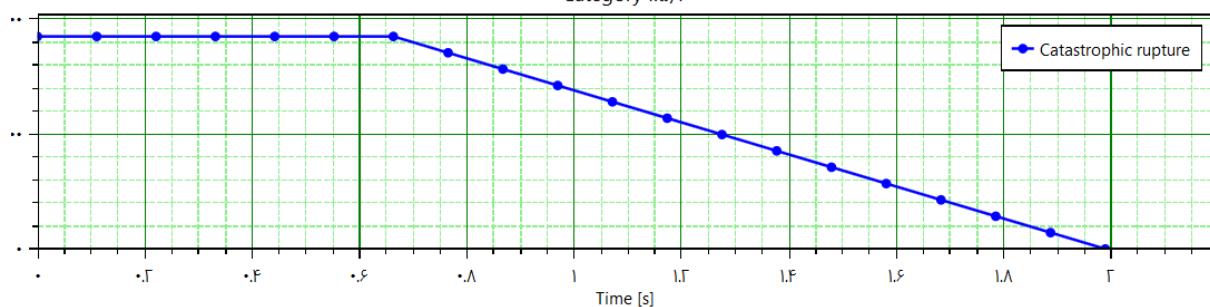


شکل ۶) انفجار مخزن با شدت تشعشع بالا و تشکیل گوی آتش



Fireball Surface Emissive Power vs Time

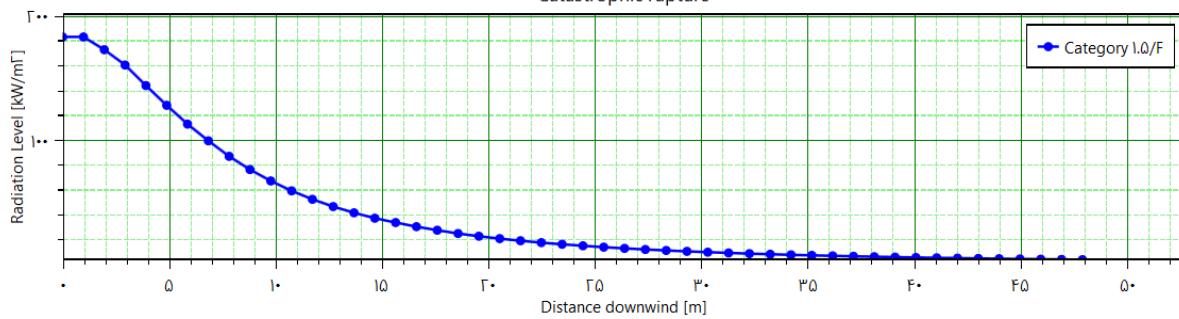
Category 1.0/F



شکل ۷) قدرت انتشار سطحی گوی آتش برحسب زمان

Radiation vs Distance for Fireball

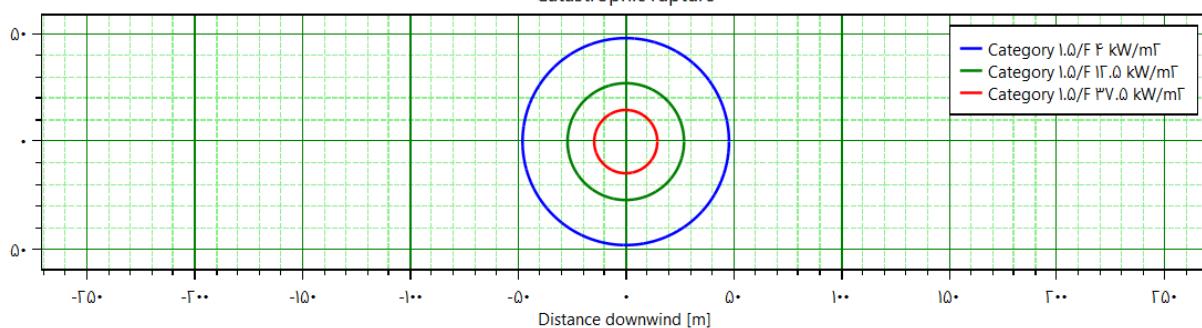
Catastrophic rupture



شکل ۸) اثر تشعشع در فواصل مختلف

Intensity Radii for Fireball

Catastrophic rupture



شکل ۹) میزان تشعشع در شرایط آب و هوای پایدار

جدول ۶) اثرات شار حرارتی تشعشعی بر انسان و ساختمان [۲۲,۲۹]

پیامدهای احتمالی	میزان تشعشع kW/m^2
احتمال ۱۰۰ مرگ	۷۰
مرگ آنی افراد در ۸ ثانیه، تخریب ساختمان‌های واحدهای فرایندی	۳۷۵
تلفات انسانی و آتش گرفتن ساختمان‌ها	۳۵
جراحت جدی به افراد، خسارت به ساختمان‌های نزدیک	۲۰
خطر مرگ و آسیب به مواد پلاستیکی و چوب‌ها	۱۲/۵
احتمال مرگ در ۶۰ ثانیه و سوختگی درجه ۱	۴/۵
احتمال درد شدید بعد از ۲۰ ثانیه، سوختگی و تاول‌زدگی پوست	۴

در مدل‌سازی پیامد گوی آتش که در اثر گسیست ناگهانی مخزن روی می‌دهد، فاصله تأثیرپذیری از تشعشع و شدت آن در شکل ۸ نشان داده شده است؛ بطوریکه اثر تشعشع تا فاصله ۴۸ متری برابر ۴ کیلووات بر متر مربع و تا فاصله ۸ متری از محل حادثه میزان تشعشع به ۷۰ کیلووات بر متر مربع خواهد رسید که بسیار نگران کننده است. این حادثه در محیطی باز و با زمان ۵ ثانیه به وقوع پیوست که تلفات جانی نداشته و خودروهایی که در لحظه تشکیل گوی آتش از کنار حادثه رد می‌شوند به عنوان حائل، مانع از رسیدن تشعشع حرارتی به سرنشینان شده‌اند. باید در نظر گرفت در صورت وقوع چنین حادثی در محیط تقریباً بسته مانند پارکینگ یا تونل داخل کلان‌شهرها بسته به جرم ماده سوختگی، منطقه متأثر از گوی آتش دارای تلفات و ضایعات بیشتری خواهد بود. چنانکه داخل تونل، شرایط در فاصله کم خودروها یعنی ترافیک بالا، در شبکهای زیاد، تونل‌های با ارتفاع کم و در شرایطی که خودروها در لاینهای کناری قرار داشته و نزدیک به دیواره تونل هستند، بحرانی‌تر بوده و بحث انتقال آتش باید بیشتر مورد توجه قرار گیرد.^[۲۸] در شکل ۹ شعاع تأثیرگذاری تشعشع در شرایط آب و هوایی پایدار نشان داده شده است. میزان تشعشع حرارتی و پیامدهای آن نیز در جدول ۶ ارائه شده است.

۵- جمع‌بندی و نتیجه‌گیری

در مقاله حاضر پیامد و اثر انفجار یک مخزن گاز مایع (۶۰ لیتری) با ترکیبی از پروپان و بوتان مدل‌سازی شد و اثر افزایش فشار و تشعشع حرارتی و تأثیر آن بر جامعه آماری مصرف‌کننده مورد بررسی قرار گرفت. در این مدل‌سازی، فشار ذخیره‌سازی ۸ بار و موجودی مخزن گاز مایع ۲۸ کیلوگرم در نظر گرفته شد. نتایج بسیار نگران‌کننده بوده و پیامد جانی و اثرات تخریب‌کننده‌ای را

انرژی داخلی مخصوص، J/kg	u
کسر جرمی	x
حجم مخصوص، m ³ /kg	v

منابع

- Vanek, F., Albright, L. and Angenent, L., "Energy Systems Engineering: Evaluation and Implementation", third Edition, New York: McGraw-Hill Education, 2016.
- Haghgo M, Babaei H. 2D Numerical simulation of the nonlinear deformation of thin plate under gaseous mixture detonation axisymmetric loading. Modares Mechanical Engineering. 2021;21(11):729-42 (in Persian).
- Mosaei A, Hatefi MA, Heydari Asl MM. Designing a Comprehensive Model for Selecting the Best Fuel in Natural Gas Value Chain (A case study in Iran). Iranian Energy Economics. 2020;10(37):128-5. (in Persian).
- Noorpoor Z, Tavangar Roosta S, Hosseini SG. Computational Fluid Dynamics Simulation of Blast Wave Using OpenFOAM: the Effect of Solver and Equation of State on the Results Accuracy. Modares Mechanical Engineering. 2022 ;22(12):747-57 (in Persian).
- Beheshti MH, Mosavianasl Z, Tajpoor A, Hajizadeh R. Evaluation the Extent of Explosion, Ignition and Gas Leakage Consequences in Cylinders Containing 26.2-Liters of Liquid Gas, with Passive Defense Approach. Journal of Military Medicine. 2018;19(6):551-61 (in Persian).
- Kamali J, Omidkhah M, Hejazi TH. Consequence modeling and evaluation of LPG spherical tanks Isfahan Oil Refinery. Nashrieh Shimi va Mohandes Shimi Iran. 2022;41(3):305-11(in Persian).
- Park K, Mannan MS, Jo YD, Kim JY, Keren N, Wang Y. Incident analysis of Bucheon LPG filling station pool fire and BLEVE. Journal of hazardous materials. 2006;137(1):62-7.
- Alfatesha MT, Biaka DR. Analysis of Boiling Liquid Expanding Vapour Explosion (BLEVE) Due To Loss of Containment for Liquefied Petroleum Gas (LPG) Road Tankers. Journal of Occupational Safety and Health. 2019;16(2):11-9.
- Wang Y, Gu X, Xia L, Pan Y, Ni Y, Wang S, Zhou W. Hazard analysis on LPG fireball of road tanker BLEVE based on CFD simulation. Journal of Loss Prevention in the Process Industries. 2020;68:104319.
- Li X, Koseki H, Mannan MS. Case study: Assessment on large scale LPG BLEVEs in the 2011 Tohoku earthquakes. Journal of Loss Prevention in the Process Industries. 2015;35:257-66.
- Majnooni O, Sheikhzadeh GA. Modeling and study of the explosion of gas storage tanks in compressed natural gas fuel stations (CNG). Journal of Solid and Fluid Mechanics. 2024;14(2):45-63 (in Persian).
- https://auto-gas.net/wp_content/uploads/2020/10/WLPGA-Autogas_Incentives_Policies-2020 REPORT.pdf

پیش‌بینی می‌کند. قطر و ارتفاع گوی آتش به ۱۹/۱۴ متر می‌رسد و مدت زمان دوام شعله (گوی آتش) ۲/۰۲ ثانیه است. همچنین حداقل توان انتشار سطحی شعله که در لحظه اولیه تشکیل گوی آتش رخ می‌دهد، برابر با ۱۸۵ کیلووات بر متر مربع می‌باشد. شدت اثر تشعشع حرارتی تا فاصله ۱۴/۶۰ متر به بیش از ۳۷/۵ کیلووات بر متر مربع می‌رسد که مرگبار است. نظریه اینکه از لحظه انفجار تا تشکیل گوی آتش زمان ۵ ثانیه طی شده است و محیط وقوع حادثه فضایی باز می‌باشد، شاید اثر پیامد خیلی مورد توجه جامعه آماری قرار نگرفته باشد، اما پیامد حادثه در محیط‌های حساس مانند پارکینگ یا کنار مناطقی که مستعد آتش سوزی باشند می‌تواند تاثیر فاجعه باری داشته باشد. وقوع چنین حادثی را بیشتر در خطای انسانی و عدم توجه به استانداردهای استفاده از سوخت مایع باید بررسی کرد. توجه به این نکته نیز ضروری است که در این انفجار پرتاوهای مکانیکی تا فاصله ۵۲ متری از محل وقوع حادثه پرتاب شده‌اند که نرم افزار قادر به مدل‌سازی آن نیست. پیشنهاد می‌شود در صورت وقوع چنین حادثی که وقوع آن بسیار محتمل است فاصله ایمن تا ۶۰ متر در نظر گرفته شود. از آنجایی که حريق باعث گرم شدن مخزن و پدیده بليوي می‌شود، در ساخت مخازن ایمنی بيشتری بكار رود و از لوله‌های مسی با نقطه اتصال پيچی برای انتقال سوخت استفاده شود.

تاییدیه اخلاقی: این مقاله تاکنون در نشریه دیگری به چاپ نرسیده و همچنین برای بررسی یا چاپ به نشریه دیگری فرستاده نشده است.

تعارض منافع: مقاله حاضر هیچگونه تعارض منافعی با سازمان‌ها و اشخاص دیگر ندارد.

فهرست علائم

ظرفیت گرمایی ویژه سیال در فشار ثابت، J/kg.K	$C_{P,liq}$
انرژی انفجار، J	E_{EX}
توان تشعشعی سطح شعله، W/m ²	E_f
ضریب اصلاح جرمی	$f_{correction}$
جزء جرمی فاز بخار رها شده هنگام انفجار	f_{vapor}
آنتالپی مخصوص، J/kg	h
ارتفاع شعله، m	H_{flame}
جرم سیال، kg	M
جرم ماده سوختنی در آتش کروی، kg	$M_{flammable}$
جرم ماده سوختنی خارج شده از مخزن، kg	M_{Input}
فشار مطلق، Pa	P
فشار محیط، Pa	P_0
شعاع کره آتش، m	r_{flame}
مدت دوام یا ماندگاری شعله، s	t_{flame}
دمای محیط، K	T_{Amb}
دمای بحرانی، K	T_c
دمای شعله، K	T_{Flame}
دمای حد مجاز فوق‌گرم در فشار اتمسفر، K	T_{Si}

- 13- <https://www.worldliquidgas.org/publication/statistical-review-of-global-lpg-2021/>
- 14-<https://www.alef.ir/news/3981021087.html?show=text>
- 15- Mohammad Jafari , Strategies to Determine the Priorities of Liquefied Petroleum Gas (LPG) Fuel Allocation, Journal of Economic security, 2021; 8(12): 3-14. magiran.com/p2255059 (in Persian).
- 16- Allan RN. Reliability evaluation of power systems. Springer Science & Business Media; 2013
- 17- Abbasi T, Abbasi SA. The boiling liquid expanding vapour explosion (BLEVE): Mechanism, consequence assessment, management. Journal of Hazardous materials. 2007;141(3):489-519.
- 18- Lees FP., "Loss Prevention in the Process Industries", 2nd edition, Butterworth-Heinemann, 1996.
- 19- Reid RC. Superheated Liquids: Liquids in the superheated state, far from being a laboratory curiosity, occur more often than thought and may cause industrial accidents. American Scientist. 1976;64(2):146-56.
- 20- Center for Chemical Process Safety of the American Institute of Chemical Engineers, "Guidelines for Evaluating the Characteristics of Vapor Cloud Explosions, Flash Fires and Bleves", American Institute of Chemical Engineers, New York (1994).
- 21- CCPS Book, "Guidelines for Vapor Cloud Explosion, Pressure, Vessel Burst, BLEVE and Flash Fire Hazards", 2nd ed., John Wiley and Sons, Inc., Hoboken, New Jersey, VS (2010).
- 22- C.J.H. van den Bosch, R.A.P.M. Weterings, Methods for the calculation of physical effects due to releases of hazardous materials (liquids and gases), Yellow book, Third edition Second revised print 2005.
- 23- Roberts AF. Thermal radiation hazards from releases of LPG from pressurised storage. Fire Safety Journal. 1981;4(3):197-212.
- 24- Det Norske Veritas Inc., "Activity Responsible Function (AFR) Technical Library", Vol. IV, Internal DNV Report, May (1996).
- 25- Quest Consultants Inc, Comparative Quantitative Risk Analysis OF Motor Gasoline, LPG, and Anhydrous Ammonia as an Automotive Fuel, June 17, 2009.
- 26- National Fire Prevention Association. Standard for the storage and handling of liquefied petroleum gases. Quincy, MA, USA: NFPA; 1999, PP. 3-2014.
- 27- Dormohammadi A, Zarei E. Semi quantitative and quantitative risk assessment in process industries with focus on techniques of QRA, LOPA, DOW index. Tehran, Iran: Fanavar Publications. 2014:252 (in Persian).
- 28- Bozorgasareh H, Kazemipour A, Afshin H, Farhanieh B. Numerical Investigation of Fire Spread from a Fire Source to a Near Body in a Tunnel. Modares Mechanical Engineering. 2016 Jan 10;15(10):1-1. (in Persian).
- 29 Mahdavi SH, Miri Lavasani SM. Reliability assessment of CNG station by employing reliability blocks diagram (RBD). Iran Occupational Health. 2014 May 1;11(3) (in Persian).