

63° CONGRESO INTERNACIONAL DE INGENIERIA NAVAL E INDUSTRIA MARITIMA







CONTEXTO



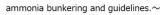


W WOIKOSKI



JOINT STUDY FRAMEWORK for NH3 BUNKERING SAFETY

~16 companies and organizations, including port authorities, bunkering-related companies and research institutes, share issues and knowledge on the safety of





HAROPA PORT ROJEN

Algeciras 7





Port of Rotterdam





FUNDACIÓN VALENCIAPORT





















ECOSYSTEM KNOWLEDGE IN **STANDARDS FOR HYDROGEN** MPLEMENTATION ON PASSENGER SHIP

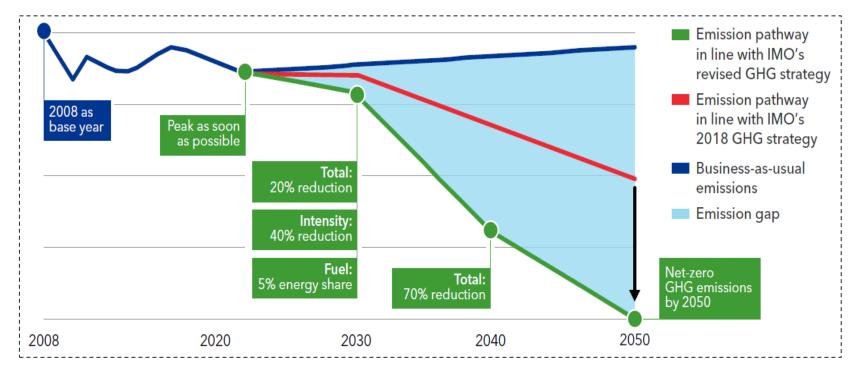
ESTUDIO DE BUNKERING EN EL PUERTO DE SINGAPUR, EN **COLABORACIÓN CON EL** PUERTO DE ALGECIRAS.







Objetivos OMI para la reducción de emisiones GHG



Fuente: Maritime Forecast to 2050. DNV



Emisiones de gases de efecto invernadero:

Reducir (*) al menos un 20% in 2030, un 70% en 2040 y alcanzar el 100% en 2050.

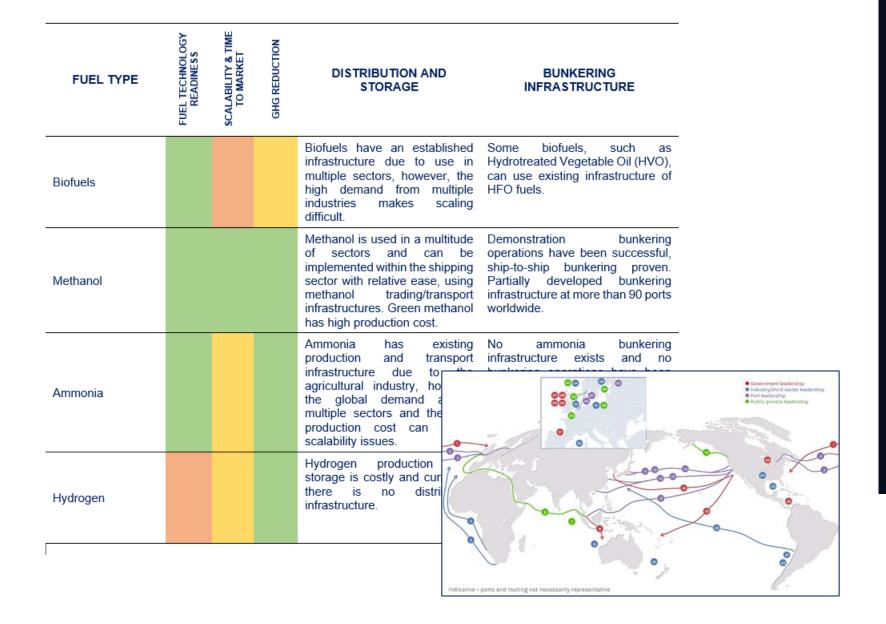
(*) en comparativa con 2008.







Tipos de combustibles alternativos





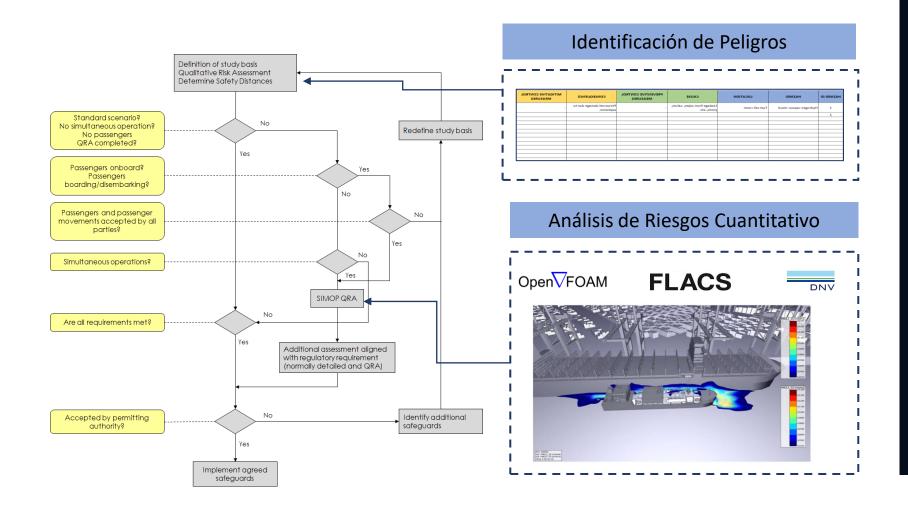
Los PROS y CONTRAS de cada combustible alternativo deben ser analizados minuciosamente con el objetivo de seleccionar la opción más ventajosa, en términos económicos y operativos, para cada proyecto.







Normativa de Seguridad





La **Evaluación de Riesgos** nos permite demostrar a través de distintas herramientas que el desarrollo de las operaciones de suministro de combustibles alternativos posee un nivel de seguridad equivalente al de las operaciones de suministro de otros combustibles como el LNG.





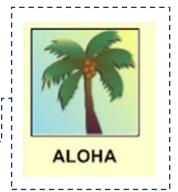


Caso de estudio. Análisis de dispersión de amoniaco. Condiciones iniciales

Puerto de Algeciras (Terminal de Endesa)



Software: ALOHA software (EPA)



Niveles de exposición. Concentración amoniaco/tiempo y su efecto

	1 min	3 min	10 min	20 min	30 min	60 min	4 h	8 h
AEGL-1	-	-	30 ¹	-	30	30	30	30
AEGL-2	-	-	220	-	220	160	110	110
AEGL-3	-	-	2.700	-	1.600	1.100	550	390

Condiciones de la operación de suministro

	High flow rate				Low flow rate			
	Pressure (bar)	Temp (°C)	Flow rate (m3/h)	Internal hose dia. (mm)	Pressure (bar)	Temp (°C)	Flow rate (m3/h)	Internal hose dia (mm)
STS Ammonia pressurized	8	20	1000	200	8	20	400	150



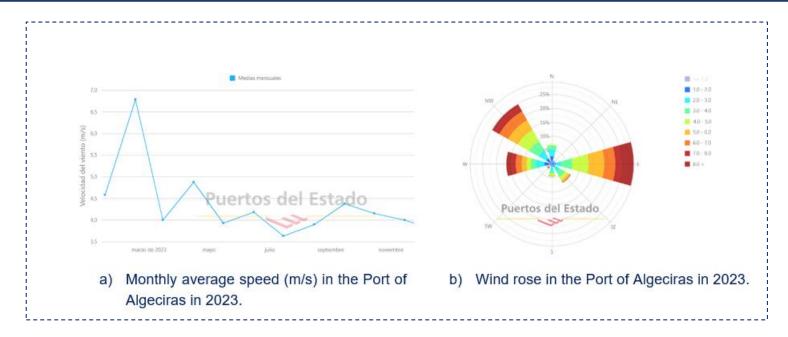
El <u>objetivo</u> de este estudio de seguridad es comparar cómo influyen los parámetros operativos y las condiciones de contorno en la dispersión del amoníaco y sus consecuencias, y no definir zonas peligrosas.







Caso de estudio. Análisis de dispersión de amoniaco. Condiciones meteorológicas



Condiciones meteorológicas

Season	Average Temperature (°C)	Average Humidity (%)	Main Wind Direction	Average Wind Speed (m/s)
Winter	13,3	80%	NW	5,0
Spring	17,1	77%	Е	4,3
Summer	23,5	77%	Е	3,9
Fall	19,9	80%	E	4,2



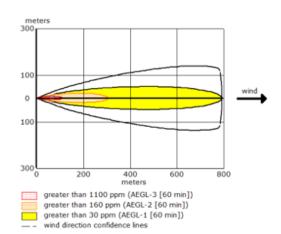
- Vientos predominantes de entre 4 y 5 m/s. E y NW con una velocidad media
- Temperaturas medias entre 13 y 23,5 grados.
- Humedad media entre el 77 y el 80%.



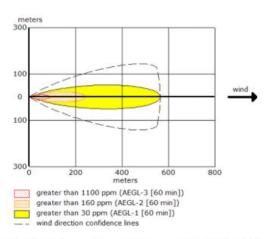




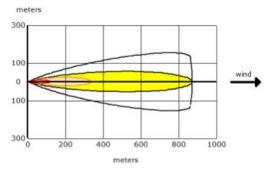
Análisis de dispersión de amoniaco. Caso de Estudio (1). Resultados



a) Toxic threat zone (Winter; Q= 400 m³/h)

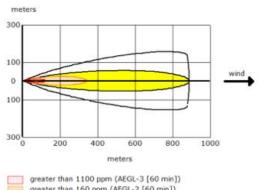


c) Toxic threat zone (Summer; Q= 400 m³/h)



greater than 1100 ppm (AEGL-3 [60 min])
greater than 160 ppm (AEGL-2 [60 min])
greater than 30 ppm (AEGL-1 [60 min])
wind direction confidence lines

b) Toxic threat zone (Spring; Q= 400 m³/h)



greater than 160 ppm (AEGL-2 [60 min])
greater than 30 ppm (AEGL-1 [60 min])
wind direction confidence lines

d) Toxic threat zone (Fall; Q= 400 m³/h)



Caso de estudio 1: ruptura manguera de suministro (Q = 400 m³/h; T = 120 segundos)

Caso más favorable (verano):

- AEGL-1 (60 min): 567 m
- AEGL-2 (60 min): 240 m
- AEGL-3 (60 min): 91 m

Caso más desfavorable (otoño):

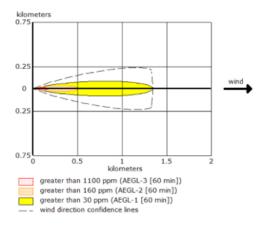
- AEGL-1 (60 min): 889 m
- AEGL-2 (60 min): 342 m
- AEGL-3 (60 min): 122 m



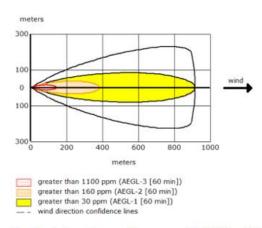




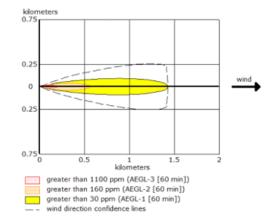
Análisis de dispersión de amoniaco. Caso de Estudio (2). Resultados



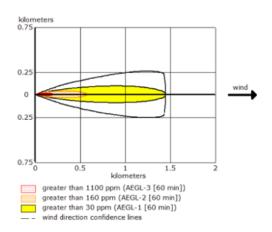
a) Toxic threat zone (Winter; Q= 1000 m³/h)



c) Toxic threat zone (Summer; Q= 1000 m³/h)



b) Toxic threat zone (Spring; Q= 1000 m³/h)



d) Toxic threat zone (Fall; Q= 1000 m³/h)



Caso de estudio 2: ruptura manguera de suministro ($Q = 1000 \text{ m}^3/\text{h}$; T = 120segundos)

Caso más favorable (verano):

- AEGL-1 (60 min): 916 m
- AEGL-2 (60 min): 384 m
- AEGL-3 (60 min): 144 m

Caso más desfavorable (otoño):

- AEGL-1 (60 min): 1400 m
- AEGL-2 (60 min): 573 m
- AEGL-3 (60 min): 198 m







Caso de estudio. Puerto de Algeciras





a) Toxic threat zone (Fall; Q= 1000 m³/h)

b) Toxic threat zone (Winter; Q= 1000 m³/h)

Toxic Level of Concern	Concentration	Affected distance from the source of leakage (Q= 1000 m³/h)					
	Level –	Winter	Spring	Summer	Fall		
AEGL-1 (60 min)	30 ppm	1300 m	1400 m	916 m	1400 m		
AEGL-2 (60 min)	160 ppm	512 m	562 m	384 m	573 m		
AEGL-3 (60 min)	1100 ppm	178 m	194 m	144 m	198 m		



En caso más desfavorable, en caso de desplazarse la nube de amoniaco en dirección E, solo alcanza una concentración de 30 ppm durante un tiempo limitado e inferior a 60 min, por lo cual se concluye que la localización seleccionada sería viable para implantación de una infraestructura de bunkering dado que no alcanzaría la población.







Conclusiones

- La introducción de combustibles alternativos en el sector marítimo requiere un análisis exhaustivo de múltiples factores, como el precio del combustible, la escalabilidad de la producción para satisfacer la demanda del mercado o la preparación tecnológica entre otros, pero también términos de normativa de seguridad.
- Independientemente de la solución de descarbonización seleccionada, debe existir un régimen de seguridad sólido que permita abordar plenamente los riesgos que puedan surgir de la introducción de nuevas tecnologías, combustibles y estrategias operativas.
- Los softwares CFD para la evaluación de consecuencias es un herramienta útil y necesaria para la evaluación del riesgo y el establecimiento de distancias de seguridad.



Los <u>combustibles alternativos</u> y las tecnologías de vanguardia son una opción viable para alcanzar los objetivos de descarbonización.

Las lagunas normativas actuales brindan una enorme oportunidad a los ingenieros navales para integrar nuevas capacidades en el sector.









RAFAEL CALDERÓN ALVAREZ rafael.calderon@ghenova.com



GHENOVA ingeniería



GHENOVA



GHENOVAofficial



GHENOVAofficial



Av. San Francisco Javier, 20, Planta 2, 41018 Sevilla ghenova@ghenova.com +34 954 990 200