

# 海洋CO<sub>2</sub>管道输送技术现状与展望

王子明<sup>1,2\*</sup>, 李清平<sup>3,4,5</sup>, 李姜辉<sup>6,7</sup>, 范振宁<sup>8,9</sup>, 张建<sup>8,9</sup>

(1. 厦门大学材料学院, 福建厦门 361005; 2. 厦门大学海洋材料腐蚀防护研究中心, 福建厦门 361005; 3. 中海油研究总院有限责任公司, 北京 100028; 4. 海洋天然气水合物全国重点实验室, 北京 100028; 5. 怀柔实验室, 北京 101499; 6. 厦门大学海洋与地球学院, 福建厦门 361102; 7. 近海海洋环境科学国家重点实验室, 福建厦门 361102; 8. 中石化石油工程设计有限公司, 山东东营 257026; 9. 中国石化碳捕集、利用与封存 (CCUS) 重点实验室, 山东东营 257026)

**摘要:** 管道输送是经济高效的CO<sub>2</sub>运输方式, 海洋CO<sub>2</sub>运输是离岸碳捕集、利用与封存 (CCUS) 产业链的关键环节和规模化开展离岸CCUS工程建设所需的核心技术。本文明晰了我国实施离岸CCUS的优势、典型海洋碳运输情境和海洋CO<sub>2</sub>运输方式, 剖析了国内外海洋CO<sub>2</sub>管道输送的技术与工程概况; 从CO<sub>2</sub>流体相态及流动安全, 沿程腐蚀风险评估、监测及预警, CO<sub>2</sub>泄漏实时监测技术, 高压CO<sub>2</sub>泄放及对环境的影响等方面梳理了海洋CO<sub>2</sub>管道输送工艺技术现状; 从CO<sub>2</sub>管道材料断裂行为及止裂措施、高耐蚀及密封材料、碳钢管道长寿命运行的关键腐蚀控制技术、注采井筒的腐蚀风险评估等方面梳理了海洋CO<sub>2</sub>管道材料技术现状。研究认为, 加快发展适应海洋CO<sub>2</sub>管道输送复杂工况的材料体系、全流程CO<sub>2</sub>管道的智慧管理与数字孪生技术、海底CO<sub>2</sub>管道全生命周期运行关键技术、在役海底管道改输评估与保障技术, 采取加快推动我国近海碳封存CO<sub>2</sub>管网规划、拓展和深化跨行业/跨机构合作模式创新、系统建设海陆统筹的标准体系、引导专业化技术服务企业深度参与海底CO<sub>2</sub>管网建设等举措, 促进我国海洋CO<sub>2</sub>管道输送体系高质量建设。

**关键词:** CO<sub>2</sub>管道; 离岸CCUS; 海底管道; 管道腐蚀; 管道断裂; 泄漏监测

**中图分类号:** TE832 **文献标识码:** A

## Current Status and Outlook of Offshore CO<sub>2</sub> Pipeline Transportation Technologies

Wang Ziming<sup>1,2\*</sup>, Li Qingping<sup>3,4,5</sup>, Li Jianghui<sup>6,7</sup>, Fan Zhenning<sup>8,9</sup>, Zhang Jian<sup>8,9</sup>

(1. College of Materials, Xiamen University, Xiamen 361005, Fujian, China; 2. Center for Marine Materials Corrosion and Protection, Xiamen University, Xiamen 361005, Fujian, China; 3. CNOOC Research Institute Co., Ltd., Beijing 100028, China; 4. National Key Laboratory of Marine Natural Gas Hydrates, Beijing 100028, China; 5. Huairou Laboratory, Beijing 101499, China; 6. College of Ocean and Earth Sciences, Xiamen University, Xiamen 361102, China; 7. State Key Laboratory of Marine Environmental Science, Xiamen 361102, Fujian, China; 8. Sinopec Petroleum Engineering Corporation, Dongying 257026, Shandong, China; 9. Sinopec Key Laboratory for Carbon Capture, Utilization and Sequestration, Dongying 257026, Shandong, China)

**Abstract:** Pipeline transportation is an economical and effective way for transferring carbon dioxide (CO<sub>2</sub>) to the sea, serving as a key procedure for an offshore carbon capture, utilization and sequestration (CCUS) project, as well as a core technology for the large-scale construction of CCUS projects in China. This study clarifies the advantages of China in the construction of offshore CCUS projects, typical offshore carbon pipeline scenarios, and typical offshore CO<sub>2</sub> transportation modes. It also reviews the technologies and

**收稿日期:** 2023-10-06; **修回日期:** 2023-10-22

**通讯作者:** \*王子明, 厦门大学材料学院副教授, 研究方向为海洋材料腐蚀防护、CO<sub>2</sub>腐蚀等; E-mail: zmwang@xmu.edu.cn

**资助项目:** 国家自然科学基金项目(52271075)

**本刊网址:** www.engineering.org.cn/ch/journal/sscae

projects in China and abroad regarding offshore CO<sub>2</sub> transportation via pipelines. The current technologies relevant to offshore CO<sub>2</sub> pipeline transportation are systematically reviewed. Specifically, the process technologies include CO<sub>2</sub> fluid state analysis and flow assurance; corrosion evaluation, monitoring, and early warning; real-time monitoring of pipe leakage; and release of high-pressure CO<sub>2</sub> and its environmental impacts. The material technologies include the fracture of pipeline materials and its mitigation, high corrosion-resistant and sealing materials, key corrosion-control techniques for the long-term operation of pipelines, and corrosion risk evaluation of CO<sub>2</sub> injection wells. Further efforts should focus on the following aspects: material selection systems for the complex conditions during offshore CO<sub>2</sub> pipeline transportation, full-chain intelligent management and digital twin technologies for CO<sub>2</sub> pipelines, key technologies regarding the whole life-time operation of subsea CO<sub>2</sub> pipelines, and evaluation and assurance techniques for the transferred transportation pipelines. Furthermore, the following suggestions are proposed to promote the high-quality development of the offshore CO<sub>2</sub> pipeline transportation system in China: (1) promoting the planning of offshore CO<sub>2</sub> pipeline networks, (2) expanding interdisciplinary innovations, (3) establishing standards systems that applicable to both onshore and offshore scenarios, and (4) encouraging the participation of diversified technology service enterprises.

**Keywords:** CO<sub>2</sub> pipeline; offshore CCUS; subsea pipeline; pipeline corrosion; pipeline fracture; leakage monitoring

## 一、前言

碳捕集、利用与封存 (CCUS) 正逐渐发展成为我国实现碳达峰、碳中和 (“双碳”) 战略目标的高效解决方案之一, 涵盖捕集高浓度工业产生 CO<sub>2</sub>、加压后集中运输至目标区块、进行价值利用或地质封存在内的完整技术链。早在 20 世纪 70 年代, 北美地区即探索利用 CO<sub>2</sub> 提高石油采收率, 在应用中实现 CO<sub>2</sub> 动态地质封存。在我国, 吉林油田、胜利油田等油气开发企业较早启动了 CO<sub>2</sub> 驱油利用与地质封存的规模化工业试验, 初步形成了陆上 CCUS 工程的全流程技术链<sup>[1]</sup>。2023 年 7 月, 我国陆上首条年输送量超百万吨的中国石化齐鲁石化公司—中国石化胜利油田 CO<sub>2</sub> 管道顺利建成, 主体部分长度为 109 km, 将中国石化齐鲁石化公司工业废气中的 CO<sub>2</sub> 捕集、纯化、增压后经管道输送至中国石化胜利油田纯梁采油厂进行驱油利用和地质封存。这一项目的投产, 标志着我国陆上 CCUS 工程步入了商业运营阶段。

相较陆上 CCUS 工程, 我国离岸 CCUS 工程起步较晚。2021 年, 中国海洋石油集团有限公司启动了我国首个海上 CO<sub>2</sub> 封存示范工程 (恩平 15-1 油田), 工程于 2023 年建成投运, 每年将约  $3 \times 10^5$  t 来源于中海油恩平油田群采出气分离的 CO<sub>2</sub> 注入海底 800 m 深的封闭咸水空间并永久封存。同期, 我国在渤海、东海、南海等海域开展了多个海洋 CO<sub>2</sub> 封存的前期可行性研究<sup>[2,3]</sup>。源自北欧地区的离岸 CCUS 工程经验表明<sup>[4]</sup>, 在低碳经济指标的引导下, 海底广阔的地层空间可能是未来大规模封存 CO<sub>2</sub> 的最佳场所。

随着离岸 CCUS 项目的发展和深化, 高效匹配

CO<sub>2</sub> 产生源与 CO<sub>2</sub> 封存有利区成为工程实践中的一大难题, 又以安全且低成本的海洋 CO<sub>2</sub> 运输作为重点考量因素。本文针对我国发展离岸 CCUS 产业链面临的 CO<sub>2</sub> 运输问题, 从海底碳封存的工程需求出发, 立足海洋 CO<sub>2</sub> 运输方式、海洋 CO<sub>2</sub> 管道工程现状, 力求全面梳理海洋 CO<sub>2</sub> 管道输送涉及的材料、工艺等要点, 辨识相应技术瓶颈并总结发展方向, 为加快离岸 CCUS 技术体系建设、推进离岸 CCUS 工程应用提供基础参考。

## 二、离岸 CCUS 工程发展背景

### (一) 实施离岸 CCUS 的优势

近年来, 沿海各省份积极发布有关可持续海洋 “蓝色” 经济的政策, 使离岸 CCUS 得到越来越多的关注。建设离岸 CCUS 工程, 将显著拓展碳封存空间, 为实现 “碳中和” 目标提供更多选择方案; 有助于多元化利用海洋能源资源, 助力海洋经济发展。我国开展离岸 CCUS 工程建设, 具有以下三方面优势。

#### 1. 海底碳封存潜力及源汇匹配

我国海岸线总长度超过  $1.8 \times 10^4$  km, 近海海域面积超过  $4.7 \times 10^6$  km<sup>2</sup>, 相应的海域 CO<sub>2</sub> 地质封存潜力为  $2.58 \times 10^{12}$  t<sup>[5]</sup>, 可为实现 “双碳” 目标提供重要支撑。东部沿海地区是经济发达地区, 具有大量的工业碳源 (约占全国碳排放总量的 41%), 可与海洋地质碳汇空间进行高效的源汇匹配<sup>[6]</sup>。我国离岸 50~300 km 范围内的近海沉积盆地, 有着巨大的 CO<sub>2</sub> 封存容量, 可以满足沿海地区百年以上的碳封存需求<sup>[7]</sup>。

## 2. 封存安全与风险可控

对于陆上CCUS，即使在向地层注入CO<sub>2</sub>前执行了严格的选址标准、采取了周密的方案设计，在注入过程中及注入后依然需要考虑CO<sub>2</sub>泄漏的潜在风险。相比之下，离岸CCUS工程风险的后果更小，这是因为：海底环境因海水压力的作用而较陆上环境更不利于CO<sub>2</sub>的规模化泄漏；海水的溶解、扩散等过程可极大降低海洋CO<sub>2</sub>泄漏带来的环境影响；近海海底封存远离人口聚集区，CO<sub>2</sub>泄漏造成的经济社会后果相对可控<sup>[8]</sup>。

## 3. 海洋能源协同利用与开发

我国近海海洋油气资源丰富，如东海、南海区域的石油储量预计值分别为 $1 \times 10^{10}$  t、 $2.75 \times 10^{10}$  t<sup>[9]</sup>。联合实施海底碳封存、CO<sub>2</sub>驱油，能够以经济的方式实现油气领域“双碳”目标<sup>[2,8,10]</sup>，甚至能够实现“负碳排放”的油气开发模式<sup>[11]</sup>。此外，充分发挥海上风电、潮汐能、波浪能等能源资源，能够进一步优化离岸CCUS产业链，降低CO<sub>2</sub>捕集、运输、利用等方面的成本<sup>[12]</sup>，从而推动传统行业与新能源产业的融合发展。

## (二) 典型的海洋碳运输情境

在离岸CCUS工程中，从碳源规模、海洋封存选址角度看，存在3种典型的碳运输模式（见图1）：陆-海运输、海-海运输、跨区域远距离运输。

陆-海运输模式具有规模大、连续产出的特点，碳源多为沿海热电厂、化工厂等捕集的燃烧后

CO<sub>2</sub>，经纯化后仍含有少量水汽、氧气以及硫氧化物、氮氧化物等杂质组分。该运输模式涉及各类工厂产生的CO<sub>2</sub>汇集至沿海CO<sub>2</sub>储运点、通过大规模长距离的海上运输到达封存点。

海-海运输模式中的CO<sub>2</sub>主要是海洋油气生产过程中分离的燃烧前CO<sub>2</sub>，通常含有少量水汽以及H<sub>2</sub>S、烷烃等还原性气体。该运输模式需将各生产平台或海底工厂分离出的CO<sub>2</sub>运输至集中平台进行增压注入，以实现海洋平台之间的碳转运。

跨区域远距离运输模式指跨省份、跨地区甚至跨国、跨洲际碳交易情形下的海洋CO<sub>2</sub>运输，碳源呈现多样化，通过较远距离（>500 km）碳运输到达最优的海底碳封存地点。相应运输线路可能途经陆地、海洋等，运载量主要与碳源量、碳税政策、经济指标等因素相关。

## (三) 海洋CO<sub>2</sub>运输方式

海洋CO<sub>2</sub>通常采用的输送方式有水上运载器（如船舶）、水下管道等。在海洋碳运输方式的决策中，运输成本是重要影响因素之一<sup>[13]</sup>，需兼顾碳源形式、输送量、输送距离等变量进行优选。船舶运输适用于：小规模、分散碳源，水路运输线路密集分布的地区；跨越区域较远距离的碳运输。管道运输具有规模大、运量稳定等优点，是陆地或海洋CO<sub>2</sub>连续大规模输送的备选方案，适用于碳源稳定、输量大、距离适中的海/陆碳封存工程。当前的CO<sub>2</sub>管道主要建于陆上，如北美地区建设的CO<sub>2</sub>管

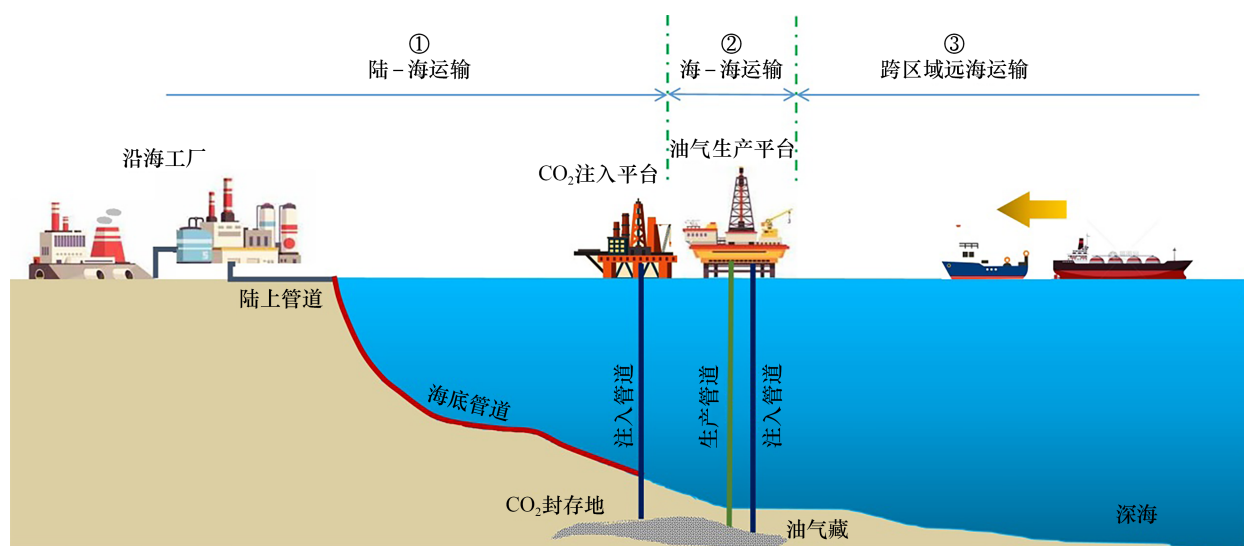


图1 典型海洋CO<sub>2</sub>运输模式



道长度累计超过 6000 km。海洋 CO<sub>2</sub> 管道工程案例较少, 挪威 Snøhvit 项目是目前规模较大的海洋 CO<sub>2</sub> 管道工程<sup>[14]</sup>。欧洲规划的 CO<sub>2</sub> 管道建设里程为  $3 \times 10^4 \sim 1.5 \times 10^5$  km, 多为海底管道<sup>[15]</sup>。鉴于我国沿海地区的碳源与碳汇格局, 未来一定时期内我国海洋 CO<sub>2</sub> 管道输送的需求量巨大<sup>[16]</sup>。

从工程投资的角度看, 船舶运输、管道运输在大规模 CO<sub>2</sub> 输送方面均具有优势, 如运载量超过  $1 \times 10^6$  t/a 后, 对于 250 km 运输距离, 可将运输成本控制在 1~10 欧元/t 的较低水平<sup>[17]</sup>。我国陆上 CO<sub>2</sub> 管道的运输成本可低至 0.4~0.6 元/(t·km), 海洋 CO<sub>2</sub> 管道的运输成本通常为同等规模陆上方案的 2 倍<sup>[18]</sup>, 主要原因是后者的建造成本高出 40%~70%<sup>[19]</sup>。船舶运输是间歇性流程, 运输船的系泊受海洋环境影响较大, 需要设置大容量 CO<sub>2</sub> 储罐, 都将增加船舶运输成本。海洋运输方式的选择通常取决于运载量和运输距离<sup>[3]</sup>。在固定年运量的条件下, 海底管道在短距离运输时更经济。我国海洋 CO<sub>2</sub> 管道将呈规模化发展势头, 相应的单位运输成本走低, 在远距离运输中也将逐渐取代传统的船舶运输<sup>[20]</sup>。

### 三、海洋 CO<sub>2</sub> 管道输送的工程与技术现状

#### (一) 国外海洋 CO<sub>2</sub> 输送工程案例

##### 1. 陆-海远距离输送与注入

挪威 Snøhvit 项目是目前少数成功运行的海洋 CO<sub>2</sub> 管道输送项目, 自 2008 年开始运营, 将 Snøhvit 液化天然气工厂捕集的 CO<sub>2</sub> 运送至 153 km 外、300 m 水深的海底碳封存点, 设计输送量约为  $7 \times 10^5$  t/a<sup>[21]</sup>。Snøhvit 气田的天然气中含 4%~9% 的 CO<sub>2</sub>, 在处理站场经过捕集和纯化后, 再采用分子筛技术将含水量降至极低水平 (摩尔比为  $5 \times 10^{-5}$ ), 以最大程度控制运行过程中的管道腐蚀风险。管道入口端的 CO<sub>2</sub> 流体温度为 25 °C、压力为 15 MPa, 输送至海底管道末端后温度降低至 5 °C<sup>[14]</sup>。海底管道全程焊接 (不分段), 未设置中转站或增压站、阀门等设施, 仅在陆地段设置管道清扫设施用于特殊工况下的应急处置。基于动态生产模拟软件进行管道运行的全程实时监控, 辅助进行泄漏探查、清管器模拟跟踪和自动控制。

##### 2. 海-海近距离直接注入

Sleipner 项目位于挪威北海区域, 是国际上最早

开展海上 CO<sub>2</sub> 封存的项目; CO<sub>2</sub> 分离自海上生产的天然气, 被注入至临近天然气藏 (深度约为 1000 m) 的地质储层内。注入系统位于天然气生产平台, 故无需长距离输送 CO<sub>2</sub>, CO<sub>2</sub> 被分离后未经干燥流程直接加压注入地层 (注入压力为 6 MPa、注入温度为 25 °C); 采用 25Cr 不锈钢管道以抵御腐蚀问题。项目自 1996 年开始运行, 累计注入 CO<sub>2</sub> 约  $2.7 \times 10^7$  t<sup>[22]</sup>, 注入管道未发生腐蚀和泄漏情况, 验证了高耐蚀材料在短距离输注工况中的应用可靠性。

巴西 Lula 油田是国际上首个开展离岸大规模 CO<sub>2</sub> 驱油工程的油田, 2011 年正式启动, 工程水深约 2200 m, 采用浮式平台开采模式以提高经济性<sup>[23]</sup>。为提高石油采收率和环境效益, 将伴生气中的 CO<sub>2</sub> (含量约为 12%) 直接在采油平台进行分离和回注, 无需长距离输送, 在生产区设置 1 组 CO<sub>2</sub> 注入井、2 组气水交替注入井。经多年运行后, 注入井处未发生明显的水合物、结垢、流动安全等问题。

#### (二) 我国海底管道技术发展现状

我国基本掌握了海底管道铺设、耐蚀管材研制、海底管道检测评估、海底管道维修等关键技术, 为海洋 CO<sub>2</sub> 管道输送工程建设提供了坚实的技术支撑。

##### 1. 海底管道铺设技术

过去 20 年, 我国海底管道铺设能力得到跨越式发展, 作业深度从浅水逐步走向深水, 具备 1500 m 深水油气管道的自主建设能力<sup>[24]</sup>。在海底管道铺设装备方面, 拥有 S 型、卷筒铺设等铺管船, 柔性管道铺管船、水下机器人、喷射式和犁式挖沟机等海底管道工程大型作业装备<sup>[24,25]</sup>。2019 年, 在东方 13-2 油气田自主建成了铺设最长的海底管道 (长度为 195 km、管径为 0.6 m)。在深海作业能力方面, 2021 年“深海一号”气田建成我国最大水深的海底管道 (长度为 4.5 km、管径为 0.2 m), 最大作业水深达 1542 m<sup>[24]</sup>。

##### 2. 海底管道新材料技术

我国海底油气管道普遍采用 X65 材质。南海荔湾湾输气管道工程采用了 X70 材质, 管径/厚度比为 24.1, 总长度为 160 km, 是高强度等级钢材用于海底管道的最新案例<sup>[26,27]</sup>。近年来, 相关机构加快开展高强度、大厚度管材的研发与应用, 整体技术水逐步接近国际先进。在酸性等腐蚀介质环境中, 新

型耐蚀材料开始用于海底油气管道，低成本、高耐蚀的双金属复合管在深海油气集输方向具有广阔的应用前景<sup>[28]</sup>。2017年，我国首次在文昌油田自主铺设总长度为4.92 km的不锈钢复合双层海管<sup>[29]</sup>。具备超深水工况下柔性管的自主安装设计和施工能力，掌握垂直铺设作业关键装备技术，已在流花油田、陵水气田等区块形成工程案例<sup>[30]</sup>。然而，高性能热塑性管材及相应的多层复合界面增强技术仍待攻克，才能推动海洋柔性管的规模化应用。

### 3. 海底管道检测评估技术

海底管道在运行过程中，受到机械或化学作用可能导致局部破裂而引发不同程度的泄漏<sup>[31]</sup>。现有的海底管道检测评估技术可分为预防性检测技术、泄漏定位技术<sup>[32,33]</sup>：前者侧重于评估管道破坏风险，如保温层完整性，管道内壁腐蚀产物、腐蚀速率、含水率的在线监测信息；后者属于事故感知型监测手段，用于实时或在短时间内判断泄漏发生位置，以负压波、次声波等监测分析方法为代表<sup>[32]</sup>。在具体实施过程中，通常需要多种技术手段联合运用才能准确定位事故。

### 4. 海底管道维修技术

海底管道维修从空间上可分为水上维修、水下维修<sup>[34,35]</sup>：前者借助重型支持船进行海上提管维修或修补作业<sup>[35]</sup>，适用于浅海区域中等以上破损的海底管道（需要管道停输）；后者直接在海底对破损管道进行更换维修或开分支等作业。当管道局部损伤时，可采用不停输封堵维修技术，如夹具或管卡维修、机械式三通维修法等<sup>[36]</sup>；当管道严重损伤或断裂时，需在停输状态下借助机械连接器进行修复或者采用水下焊接进行维修<sup>[34]</sup>。借助干式舱开展水下焊接仅适用于水深30 m以内的浅水区，更深海域工况需要发展湿式水下焊接技术。

## （三）我国在役海底管道工程现状

当前，我国海底管道总里程超过9000 km<sup>[24]</sup>，其中油气混输管道、天然气管道、注水管道、原油管道的占比分别为40%、19%、26%、13%，尚无用于CO<sub>2</sub>输送的长距离海底管道<sup>[37]</sup>。我国海底管道多为新建工程，服役时间少于10 a的管道占比约为57%，服役时间超过25 a的老旧管道仅占8%<sup>[37]</sup>。海底管道的建设成本高昂，因而挖掘在役管网的调配潜力、进行多种介质分批次或定期转输是未来的关

注点。目前，我国已有开展海底管道转输的工程案例，如渤海BZ34-1油田实施了22 d的海底天然气管道改输原油方案<sup>[38]</sup>，在海底输水管道转输油气混合介质<sup>[39]</sup>、含腐蚀缺陷的输水管道转输天然气<sup>[40]</sup>等方面也开展了探索，为后续的在役海底管道转输CO<sub>2</sub>提供了技术借鉴。天然气管道设计压力一般高于10 MPa（如荔湾海底输气管道设计压力高达23.6 MPa），能够满足转输密相CO<sub>2</sub>的压力等级要求；原油或油水混输管道设计压力多数不高于8 MPa，仅适用于气态CO<sub>2</sub>输送。

## 四、海洋CO<sub>2</sub>管道输送工艺技术及面临的挑战

### （一）CO<sub>2</sub>流体相态及流动安全

海底管道内CO<sub>2</sub>以气态、液态、超临界态、固态等多种相态形式存在，决定了管道内流体的流动特征。杂质气体会改变CO<sub>2</sub>流体的黏度、密度、相区以及临界相转变点，进而影响输送效率和流动安全。在海底管道的低温、高压服役环境中，微量水可能促使CO<sub>2</sub>水合物析出，成为影响管道流动安全的重要因素。

#### 1. CO<sub>2</sub>流体相态

CO<sub>2</sub>相态取决于管道输送的温度和压力。在海洋环境中，如不采取高效保温措施或辅以伴热系统，长距离运输过程中管道流体温度将接近于海水温度。按照理论模型<sup>[41]</sup>，起始温度为15 °C的CO<sub>2</sub>流体在输送1.5 h后，其温度下降至5 °C左右；这一预测温变与Snøhvit项目实际管道温度的演变规律相符。管道内流体压力的变化与海床深度、输送距离相关，在CO<sub>2</sub>自重作用下管道流体压力逐渐增加，而远距离管道输送会降低压力<sup>[42]</sup>。在Snøhvit项目中，管道入口端的压力为15 MPa（设计压力为21 MPa），153 km外、300 m深的海底井口处压力仍为15 MPa，表明CO<sub>2</sub>重力压差与管道压降相等。

图2展示了海底管道中CO<sub>2</sub>相态随温度和压力变化的典型演变路径。CO<sub>2</sub>处于超临界态时，因其具有高密度、低黏度的特点而被视为陆上管道最高效的CO<sub>2</sub>输送状态。美国Cortez项目中即采用超临界态CO<sub>2</sub>（压力为9.6 MPa、温度为43 °C）进行输送。采用超临界态CO<sub>2</sub>输送时，全线运行压力应高于1.1倍的临界压力（即8.1 MPa）<sup>[43]</sup>，以避免压力波动而进入CO<sub>2</sub>气相区间。在英国Longannet、Kingsnorth项

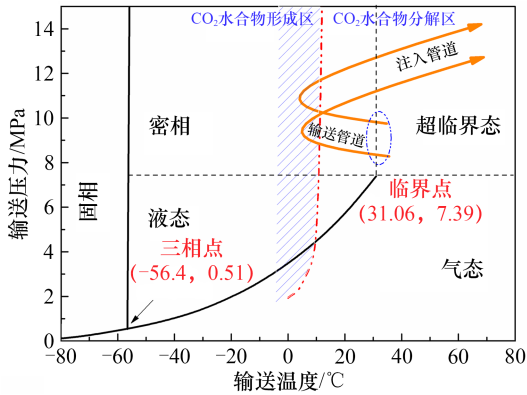


图2 海底管道中CO<sub>2</sub>相态演变路径示意图

目前前端工程设计报告中，示范阶段、全规模阶段分别采用了气相输送、高压密相输送的设计方案<sup>[44]</sup>。采用气相输送方案具有压力低、成本低的优势<sup>[45]</sup>。对于海底管道，建议采用液相输送<sup>[19,44]</sup>。

在长距离输送过程中，CO<sub>2</sub>随着温度下降、压力增加而保持单一液相；在注入井筒内被地温加热后，1000 m左右深度，CO<sub>2</sub>流体开始转变为超临界态，密度不会发生突变，对井筒运行安全的影响较小。然而，在管道试运行、故障停运、压力泄放或停输再启动等过程中，控制管道压力显得尤为重要，因为频繁且高载荷的压力波冲击可能导致海底管道固定系统损伤以致出现大幅度位移。

### 2. 杂质气体对CO<sub>2</sub>流体的影响

由于碳源和捕集方法的差异，CO<sub>2</sub>流体中含有不同类型的杂质气体，如燃烧后工艺捕集的CO<sub>2</sub>中含有一定量的N<sub>2</sub>、O<sub>2</sub>、CO、SO<sub>2</sub>、NO<sub>2</sub>等，天然气中直接分离的CO<sub>2</sub>中往往含有一定量的CH<sub>4</sub>、H<sub>2</sub>S、H<sub>2</sub>等。当杂质气体含量达到工程上限时<sup>[46,47]</sup>，将对CO<sub>2</sub>流体的诸多物理参量产生影响<sup>[48]</sup>（见图3）。①杂质气体对CO<sub>2</sub>密度的影响取决于其分子量，较大分子量的气体趋向于增加CO<sub>2</sub>密度<sup>[48]</sup>。②CO<sub>2</sub>流体黏度

与分子间的摩擦力，和杂质气体导致的紊流有关。SO<sub>2</sub>、H<sub>2</sub>S、H<sub>2</sub>O的存在将提高CO<sub>2</sub>流体黏度<sup>[48]</sup>，从而增加管道输送能耗。对于密相输送的CO<sub>2</sub>流体，其黏度随温度升高而降低。③在水平管道内，较CO<sub>2</sub>轻的杂质气体会提高流体流速，导致管道摩阻增加、管道压降加大；仅有SO<sub>2</sub>、H<sub>2</sub>O会缓解沿程压降。在下坡管道内，受流体重力的影响，较CO<sub>2</sub>重的杂质气体将进一步增加流体压力。④杂质气体导致CO<sub>2</sub>分压降低，可能进入气液两相区。H<sub>2</sub>、N<sub>2</sub>将导致最宽的两相区范围，而H<sub>2</sub>O、H<sub>2</sub>S几乎不改变CO<sub>2</sub>的相区分布<sup>[49]</sup>。⑤各种杂质气体均会提高CO<sub>2</sub>的临界压力（即>7.37 MPa）<sup>[50]</sup>，较高的临界压力预示着CO<sub>2</sub>流体需在更高压力下才能维持密相输送。SO<sub>2</sub>、H<sub>2</sub>S、NH<sub>3</sub>可提高CO<sub>2</sub>的临界温度，其他杂质气体均可降低CO<sub>2</sub>的临界温度<sup>[48]</sup>。提高临界温度有利于CO<sub>2</sub>流体保持密相输送的安全性。

从图3可知，N<sub>2</sub>对CO<sub>2</sub>流体行为的影响较为明显，而H<sub>2</sub>S的影响较为微弱，该结论对工程实践具有指导意义。在进行地质封存时，对海上天然气分离的CO<sub>2</sub>中H<sub>2</sub>S含量上限可不作要求，而燃煤电厂等燃烧后捕集的CO<sub>2</sub>输送时，合理控制N<sub>2</sub>含量成为保持流动安全性的重要手段。

### 3. CO<sub>2</sub>水合物的形成及预防

CO<sub>2</sub>水合物是由CO<sub>2</sub>分子、水分子按特定比例构成的笼合物固体结构，若聚集会堵塞管道和阀门并影响设备运行<sup>[51,52]</sup>。当存在游离水时，只要流体温度和压力位于水合物形成区（见图2），便会形成一定体积的CO<sub>2</sub>水合物<sup>[53,54]</sup>。低温、高压的海底管道输送环境有利于形成CO<sub>2</sub>水合物。CO<sub>2</sub>水合物形成与液态CO<sub>2</sub>中水的溶解度极限相关<sup>[54]</sup>，快速降温可能导致CO<sub>2</sub>水合物析出。例如，在压力为8.89 MPa、温度为-5 °C时，摩尔比为0.001 1的含水量不会导致CO<sub>2</sub>水合物析出；当温度降低至-10 °C，将会析出

影响程度	有利→不利									
密度	H <sub>2</sub> O	SO <sub>2</sub>	H <sub>2</sub> S	NH <sub>3</sub>	CO	Ar	CH <sub>4</sub>	O <sub>2</sub>	H <sub>2</sub>	N <sub>2</sub>
黏度	H <sub>2</sub> O	H <sub>2</sub> S	SO <sub>2</sub>	NH <sub>3</sub>	CO	O <sub>2</sub>	CH <sub>4</sub>	H <sub>2</sub>	Ar	N <sub>2</sub>
压降	H <sub>2</sub> O	SO <sub>2</sub>	NH <sub>3</sub>	CO	H <sub>2</sub> S	Ar	CH <sub>4</sub>	O <sub>2</sub>	H <sub>2</sub>	N <sub>2</sub>
相区		H <sub>2</sub> S	CO	NH <sub>3</sub>	SO <sub>2</sub>	CH <sub>4</sub>	Ar	O <sub>2</sub>	N <sub>2</sub>	H <sub>2</sub>
临界压力		H <sub>2</sub> S	CO	SO <sub>2</sub>	NH <sub>3</sub>	CH <sub>4</sub>	Ar	H <sub>2</sub>	O <sub>2</sub>	N <sub>2</sub>
临界温度		NH <sub>3</sub>	SO <sub>2</sub>	H <sub>2</sub> S	CO	Ar	H <sub>2</sub>	CH <sub>4</sub>	O <sub>2</sub>	N <sub>2</sub>

图3 杂质气体对CO<sub>2</sub>流体性质的影响程度



少量的CO<sub>2</sub>水合物<sup>[54]</sup>。在稳态输送工况下,只要严格控制CO<sub>2</sub>流体的含水量,即可避免水合物析出。在北美地区Weyburn、NJED陆上CO<sub>2</sub>输送项目中,采用了较低的含水量(摩尔比分别为 $5 \times 10^{-5}$ 、 $4.18 \times 10^{-4}$ ),即使在冬季低温环境中管道内也未发现CO<sub>2</sub>水合物<sup>[14]</sup>。当含水量较低时,即使启停过程中或偶遇温压突变导致CO<sub>2</sub>水合物析出,待管道运行平稳后少量的水合物将逐渐分解<sup>[55]</sup>。

此外,CO<sub>2</sub>流体含水量也是管道腐蚀控制的关键因素。确定经济合理的含水量设计值,对于海底CO<sub>2</sub>管道安全输送至关重要。目前,同时考虑CO<sub>2</sub>水合物形成与管道腐蚀的CO<sub>2</sub>含水量控制准则研究未见报道,杂质气体对不饱和含水条件下CO<sub>2</sub>水合物形成的协同影响等研究也属稀缺。

部分研究表明,CO<sub>2</sub>水合物浆料输送也是一种潜在的海洋CO<sub>2</sub>管道输送方式<sup>[56]</sup>,与密相输送相比具有低能耗、低成本、无堵塞风险等优势,但固液两相输送可能面临冲刷腐蚀等潜在风险。

## (二) 沿程腐蚀风险评估、监测及预警

海底CO<sub>2</sub>管道运行过程中不可避免地出现水汽凝结、游离水聚集、偶发性水段塞过流等问题,从而引发管道内壁腐蚀。在低温、高压环境中,CO<sub>2</sub>溶于水形成碳酸,碳钢管道难以耐受低pH值(<3)电解质的长期浸蚀,成为海底CO<sub>2</sub>管道腐蚀穿孔的重要诱因。

### 1. 低温、高压CO<sub>2</sub>管道腐蚀风险评估

当存在游离水时,管道腐蚀风险主要取决于表面腐蚀产物膜的保护能力。在海底管道低温、高压工况下,FeCO<sub>3</sub>的临界饱和度关于温度敏感<sup>[57]</sup>,因而保护性不佳;水气段塞等复杂流动可能对FeCO<sub>3</sub>膜造成冲刷腐蚀并破坏其完整性<sup>[58,59]</sup>。一旦失去腐蚀产物膜的保护,碳钢在CO<sub>2</sub>饱和水溶液中将发生剧烈的活性溶解<sup>[60]</sup>。当不存在游离水时,管道内沉积的水滴或薄液膜<sup>[41,61,62]</sup>成为电化学腐蚀发生的电解质场所,相应腐蚀风险与CO<sub>2</sub>流体的含水量<sup>[63]</sup>和流速<sup>[61]</sup>相关。杂质气体会改变CO<sub>2</sub>流体特性,进而促成液滴沉降或改变腐蚀产物,在一定程度上加剧腐蚀。

在气、水交替注入工况下,管道内壁处于密相CO<sub>2</sub>和水相的周期性交替作用环境中。对于CO<sub>2</sub>取代水相的过程,滞留水膜的停留时间直接决定管

道腐蚀风险<sup>[41]</sup>。粗糙或带有腐蚀产物的管道内壁容易滞留更厚的水膜,而干燥程度更高、输送速度更快的CO<sub>2</sub>流体有利于缩短水膜停留时间。

腐蚀是金属表面发生的电化学反应,只有在表面形成宏观或微观的电解质聚集(即游离水、水滴、水膜),腐蚀才能发生。在海洋CO<sub>2</sub>输送工况下,当管道所处水深为数百米,管道流体的温度和压力将处于CO<sub>2</sub>水合物形成区间;管道内的游离水将以水合物形式存在,微液滴或薄液膜也转变为固态水合物,无法提供电化学反应所需的电解质溶液。这种水合物形成环境中的管道腐蚀风险尚需进一步的实验验证。

### 2. 海底管道内腐蚀监测技术

CO<sub>2</sub>海底管道为整体焊接的封闭结构,在线监测腐蚀的难度较大。实际工程中集成运用多种技术,发挥CO<sub>2</sub>流体监控、局部监测、定期全覆盖检测的优势,辅以清管作业等措施、数字孪生等技术,实现多源数据融合和全生命周期评价。

现有的CO<sub>2</sub>管道工程均设置了含水量监测系统,用于实时记录CO<sub>2</sub>流体的含水量<sup>[14]</sup>。当含水量高于设定的临界值时,需要启动干预措施以干燥CO<sub>2</sub>流体,确保管道系统稳定运行。

安装于特定位置的腐蚀探头或传感器(分为电阻型、电感型、电化学型等种类),可进行腐蚀信号监测并实时获取相关信息。这是一种局域性的腐蚀监测技术,在安装位置受限的海底环境中难以针对腐蚀风险点进行全流程周密布局,可能漏失大多数腐蚀监测的关键信息。

腐蚀缺陷检测是基于多种物理信号反馈的全覆盖式管道监测手段<sup>[64]</sup>,分为超声法、涡流法、漏磁法等。在水下环境中,此类监测装备需要配合水下或管道机器人进行管道沿程扫描,但成本高昂。在清管器上搭载智能检测系统,可以获得更多管道内壁的腐蚀信息。对于海底CO<sub>2</sub>管道,超远距离作业和高压CO<sub>2</sub>对橡胶的溶解作用导致运行清管作业存在较大的技术挑战<sup>[14]</sup>。

## (三) CO<sub>2</sub>泄漏实时监测技术

海底管道运行环境复杂,加之泄漏点难以预见,实时监测并定位管道泄漏的难度极大。当泄漏事件发生后,首先需要借助在线监测系统的数据分析来获取泄漏点的大概位置,再利用水下机器人对

事故点附近进行巡航检测,进而经由影像、声学等手段准确定位泄漏点,随后快速处置以将环境影响降至最低。

### 1. 分布式光纤定位技术

光纤传感技术是利用光纤光栅响应周围环境以获得光散射信号的变化,进而准确定位信号突变部位的一种原位监测技术。环境的应力、温度、振动等信号变化,均会对局域光纤内光信号的散射产生影响。该技术在长距离油气管道<sup>[65]</sup>、输水管道<sup>[66]</sup>等工程中已有应用,在海底管道健康监测方面也有少量案例<sup>[32]</sup>。根据实践经验,百余千米长度管道的监测定位精度可达30 m;较短距离管道的监测定位精度可达1 m<sup>[67]</sup>。

光纤传感器需要与海底管道同步(近距离)铺设,或紧贴于管壁外侧。海底CO<sub>2</sub>管道一旦发生局部泄漏,释放的高压CO<sub>2</sub>对局部环境产生降温、振动等多重作用,均会在光纤传感信号中得以体现。相较油气管道,CO<sub>2</sub>泄漏导致的温度变化更为显著,有利于光纤传感信号的准确识别。

利用分布式光纤传感技术,还可获得管道外壁的热流、微振动等信号。设置相应的信号阈值,可判断出管道内部水合物、水游离水、段塞流等的发生部位,为现场管理及安全预警提供可靠依据<sup>[32]</sup>。考虑到深海环境下安装难度大、维护成本高,分布式光纤传感技术应用于海底管道泄漏定位还需克服具体施工问题。

### 2. 泄漏特征波谱定位技术

泄漏点处的CO<sub>2</sub>流体在管道内外压差作用下形成湍流,剧烈摩擦产生声波信号,声波将沿着流体和管壁传播。通过次声波达到两个监测点的时间差可计算出泄漏点位置并实现定位。次声波有着较短的波长,在传播过程中不易衰减,最大传播距离可达50 km,适用于海底管道长距离泄漏监测<sup>[68]</sup>。根据陆上油气管道的运行经验,次声波法泄漏点定位精度可达±50 m<sup>[68,69]</sup>。由于次声波作用距离远,一定长度的管道仅需在首/末段安装检测设备即可实现全程泄漏的监测与定位,因而具有广阔的应用前景。

负压波法、压力梯度法也是海底油气管道泄漏监测与定位的常用方法<sup>[32,68]</sup>。对于海底密相输送CO<sub>2</sub>流体,泄漏发生后短时间内管道内压力变化较微弱,此类基于压力敏感的定位方法可能不适用于CO<sub>2</sub>管道泄漏监测。

### 3. 水下机器人巡检

水下机器人(ROV)是承担海底管道泄漏精准定位任务的关键装备。在经由光谱法、波谱法获得管道泄漏事件的初步定位信息后,需要ROV对可疑区段进行沿线巡检;利用ROV搭载的声学、光学、温度等传感器,获得管道泄漏的定量信息。ROV工作需要潜航器或维修船配合,联合完成海底管道的巡检和维修工作。以目前的技术能力看,ROV可执行4000 m深水作业<sup>[32]</sup>。

近年来,自主水下航行器(AUV)正在快速发展,以适应恶劣海洋环境下的无人操控需求。尚处于实验室研发阶段的长期驻守自充电AUV在海底管道检测、定位与维修等方面展现出广阔前景<sup>[32]</sup>。与人工智能技术结合,AUV可适时自主开展常规巡检任务,获取信息并同步传输至终端控制平台,等待人为指令开展必要的维修前准备工作;将缓解海底管道巡检的人力资源需求,适应极端环境下海底管道泄漏事故的快速定位与高效处置场景。

## (四) 高压CO<sub>2</sub>泄放及对环境的影响

海底CO<sub>2</sub>泄漏将引发一系列的海洋安全与环境问题。面向突发性的海底CO<sub>2</sub>管道泄漏事故,需要认清CO<sub>2</sub>泄放规律,准确把握泄漏过程的关键因素并客观评价对环境的影响后果,才能实施应急救援并开展后续生态补偿等工作。

### 1. 海底管道CO<sub>2</sub>泄放规律

理解海底管道高压密相CO<sub>2</sub>的泄放过程,需从两方面出发:CO<sub>2</sub>羽流在海水中的逸散规律,CO<sub>2</sub>泄放过程中管道内流体的相变规律。

与陆上CO<sub>2</sub>管道不同,海底管道泄放出的高压CO<sub>2</sub>羽流会受周围海水限制,其逸散规律与水深密切相关。理论研究认为<sup>[70]</sup>,高压海水环境可有效抑制CO<sub>2</sub>逸散。如果泄放点浅于10 m水深,超过90%的CO<sub>2</sub>将以气体形式快速释放到海平面以上的大气中。如果泄放点深于50 m水深,则全部CO<sub>2</sub>气体被溶解于海水,在海平面几乎观察不到气泡逸出。如果泄放点深于500 m水深,CO<sub>2</sub>将以液态形式涌出,随后在较短时间内溶解于深层海水。如果泄放点深于1000 m水深,CO<sub>2</sub>与海水形成水合物,可能影响泄放速率甚至间歇性堵塞泄放口。

在海底管道CO<sub>2</sub>泄放过程中,管道内部流体的温度和压力会发生变化,可能导致气液两相流动,



局部低温则进一步增加管道材料脆性断裂的风险。国内外分别开展了不同规模的现场管道、模拟实验管道的测试研究。长度为50 km、管径为0.6 m的陆上埋地管道中9300 t CO<sub>2</sub>泄放实验表明<sup>[71]</sup>，泄放过程中的温度、压力沿着气液分界线演变，管道内出现了气液两相共存。小规模CO<sub>2</sub>管泄放模拟中，监测到CO<sub>2</sub>流体的气液两相共存状态<sup>[72]</sup>，观察到干冰直接喷出现象<sup>[73,74]</sup>。海洋CO<sub>2</sub>管道不设置隔离阀门或分段节流阀，如果某处发生泄漏，则整条管道中CO<sub>2</sub>均参与泄放，尚无直接相关的实验研究。

## 2. 海底管道CO<sub>2</sub>泄漏的安全、环境与生态影响

CO<sub>2</sub>虽然无毒性，但易于在地表或海面聚集，可能对附近人员或生物造成窒息、冷冻等安全伤害<sup>[75]</sup>。1994—2013年，北美地区陆上CO<sub>2</sub>管道累计发生64次泄漏事件<sup>[76]</sup>，虽未造成严重的伤亡事故，但需要清醒认识CO<sub>2</sub>泄漏的潜在安全隐患。例如，1986年喀麦隆的尼奥斯湖底的天然CO<sub>2</sub>大规模喷发，在短时间内蔓延至周边的低谷地带，造成1700余人死亡<sup>[77]</sup>。CO<sub>2</sub>管道中的其他杂质气体如H<sub>2</sub>S、SO<sub>2</sub>等，在泄漏过程中也会严重威胁人身安全<sup>[46]</sup>。也要注意，海洋表面的人员聚集度非常低，加之高压海水可溶解并缓冲CO<sub>2</sub>羽流<sup>[70]</sup>，一般认为海底管道CO<sub>2</sub>泄漏的安全风险远低于陆上管道，对海面船只、平台上的工作人员影响有限。

大量泄漏的CO<sub>2</sub>溶解于海水，会降低局部区域海水的pH值，短时间内对海洋浮游生物造成直接伤害<sup>[78]</sup>。长期生活于低pH值环境中的海洋生物，其生活习性、细胞内环境会发生改变<sup>[79]</sup>。也要注意，与CO<sub>2</sub>地层泄漏不同，CO<sub>2</sub>管道泄漏更加局部化，更容易实施人为管控措施，相应影响强度低、时间短；当CO<sub>2</sub>管道得到修复，所引发的负面环境生态效应也随之消失。

## (五) 海洋CO<sub>2</sub>管道输送面临的工艺技术挑战

### 1. 低温、高压环境中CO<sub>2</sub>含水量阈值设置缺乏依据

海底管道中CO<sub>2</sub>含水量控制需要考虑腐蚀、水合物形成两方面因素。工程上最简单的做法是将CO<sub>2</sub>脱水处理，使含水量远低于相应环境的含水饱和度。国外工程经验是将管道输送的CO<sub>2</sub>含水量控制在摩尔比 $< 5 \times 10^{-4}$ <sup>[80]</sup>，但缺少充分的科学论证。

在Weyburn油田、Snøhvit项目中，选择了数值更低、更为安全的含水量阈值，然而CO<sub>2</sub>脱水处理成本昂贵<sup>[81]</sup>，杂质气体则进一步恶化输送环境。平衡含水量、流动安全之间的关系<sup>[82]</sup>，成为大规模CO<sub>2</sub>管道输送的关键技术难题。

### 2. 海底CO<sub>2</sub>管道腐蚀风险评估与监测技术

CO<sub>2</sub>管道腐蚀与游离水存积相关，发生的时间和空间均受局域环境波动、管道几何等因素的影响，具有较大的不确定性。常规的全覆盖式腐蚀监测技术不具备时效性，当发现管道腐蚀缺陷时往往破坏已无法逆转。局部腐蚀实时监测技术仅安装于特定位置，存在监测信息代表性差、腐蚀风险估计不足的问题。海底CO<sub>2</sub>管道沿程腐蚀风险评估的核心难题是融合可获取的流体、环境、材料等多类型参数，形成“流动-管道-材料”集成的理论预测模型和风险识别方法。

### 3. 超远距离高压CO<sub>2</sub>管道清管技术

清管作业常用于管道检测、清除堵塞物，是管道运行的重要保障措施。在Weyburn油田、美国NJED项目中，执行了CO<sub>2</sub>管道全线或支线的清管作业，用于检测管道腐蚀和排出游离水<sup>[14]</sup>。在长距离CO<sub>2</sub>输送(>50 km)过程中，清管作业面临着代表性难题：清管器主要依靠流体压力运行，超远距离清管作业的压力损失可能导致清管器动力不足，从而存在滞留风险；在密相或超临界CO<sub>2</sub>环境中，超远距离作业时清管器的密封部件会发生磨损或降解而失效。

### 4. 低成本海底CO<sub>2</sub>管道泄漏精准定位技术

次声波法用于泄漏定位虽然成本低、沿线装备少，但定位精度受作业环境影响较大，也仅适用于距离不超过50 km的海底管道（或需要分段监测），才能确保精度和适用性。分布式光纤传感技术被视为CO<sub>2</sub>海底管道泄漏快速精准定位的先进方向，但光缆需要伴随海底管道同步铺设，施工难度大、成本高。此外，光纤传感器仅能监测光缆铺设一侧的CO<sub>2</sub>泄漏信号，若进行管道空间全方位监测，需要围绕管道至少布设4个象限的电缆，将显著增加工程投资。因而提高定位精度、降低工程成本是当前技术攻关的重点方向，集成多种实时监测与沿程动态模拟技术能够更好实现全方面的快速精准定位。

## 五、海洋 CO<sub>2</sub> 管道材料技术及面临的挑战

### (一) CO<sub>2</sub> 管道材料断裂行为及止裂措施

管道运行过程中受到的第三方机械损伤、内外腐蚀、焊接缺陷及应力等材料/结构缺陷,都可能成为 CO<sub>2</sub> 管道断裂的裂纹源。海底 CO<sub>2</sub> 管道断裂行为由管道材料、环境温度、减压波特性等因素共同决定。CO<sub>2</sub> 的焦耳-汤姆逊系数较大,故泄漏口附近温降显著,管道材料韧性变差。通常情况下,CO<sub>2</sub> 管道以韧性断裂为主<sup>[83]</sup>,CO<sub>2</sub> 泄漏造成的减压波传播速度小于天然气等介质,密相或超临界态 CO<sub>2</sub> 输送管道更易发生裂纹长程扩展<sup>[83,84]</sup>。当泄漏管道的减压波速度高于裂纹扩展速度时,裂纹停止扩展<sup>[85]</sup>。

#### 1. 管道材料韧脆转变

在常温条件下,碳钢管道材料在受力后多表现为韧性断裂,随着温度下降其断裂韧性逐渐变差;当环境温度低于韧脆转变温度时,相应断裂韧性急剧下降,表现为脆性断裂特征<sup>[53,85]</sup>。参照陆上 CO<sub>2</sub> 管道的规模泄漏实验,管壁温度局部可降低至 -70 °C<sup>[86]</sup>,此条件下管道材料存在较高的脆性断裂风险。在海底 CO<sub>2</sub> 管道泄漏过程中,海水压力、水合物形成能够抑制 CO<sub>2</sub> 释放,海水良好的热传导特性也可缓解管道局部温降,但尚未有系统理论或大规模海底 CO<sub>2</sub> 管道泄漏的模拟实验来验证沿程的温度与压力变化、裂纹扩展等特性。

#### 2. 管道断裂的影响因素

材料力学性能和缺陷是导致 CO<sub>2</sub> 管道断裂扩展的主要内因。材料的断裂韧性越高,裂纹开动难度越大、扩展速度越慢,更易于实现止裂。管道材料的制造缺陷、腐蚀缺陷等造成应力集中,当局部应力超过材料断裂韧性极限时将演变为裂纹源。焊接接头在强度、韧性等方面与管道主体存在一定差异,特别是焊缝的热影响区往往是海底管道的薄弱点,对裂纹萌生和扩展起到关键而不利的影

响。管道泄漏导致的温降和减压波是管道裂纹扩展的关键外因。低温条件下材料断裂韧性变差,不利于限制裂纹扩展。在 CO<sub>2</sub> 管道泄漏过程中,如果减压波传播速度低于裂纹扩展速度,裂纹前端在高应力下将加速扩展。相较于气相和密相 CO<sub>2</sub>,超临界 CO<sub>2</sub> 的初始减压波速度最小,更难自发止裂<sup>[84]</sup>。杂质气体会影响 CO<sub>2</sub> 流体的相行为、减压波传播,对管道断裂扩展的影响更加复杂<sup>[87,88]</sup>。例如,杂质气

体 N<sub>2</sub> 含量越高,所需的止裂韧性值越高<sup>[84]</sup>。

### 3. 管道断裂控制措施

抑制 CO<sub>2</sub> 管道长距离断裂扩展的措施主要有:提高管道自身断裂韧性以适应 CO<sub>2</sub> 流体的动态变化,采用止裂器强制止裂。对比减压波速度和裂纹扩展速度,参照天然气管道断裂方向的 Battelle 双曲线法,可判定管道依靠自身韧性止裂的可能性;尽管该方法被认为不能直接应用于 CO<sub>2</sub> 输送管道<sup>[84,88]</sup>,但仍然是揭示流体与材料相互耦合作用的重要依据。在国外一些 CO<sub>2</sub> 管道工程中,沿程每隔约 300 m 安装止裂环以防止长距离开裂,但缺乏止裂装置的设计标准与使用准则<sup>[87,89]</sup>。针对在役油气管道转输 CO<sub>2</sub> 的改造工程,需重点评估使用止裂措施降低管道开裂的可行性<sup>[44]</sup>,尽管在役管道安装止裂环的技术难度更大、工程造价更高。

### (二) 高耐蚀及密封材料

海底 CO<sub>2</sub> 管道通常采用低碳钢材料(如低锰钢<sup>[90]</sup>),面临着内部 CO<sub>2</sub> 饱和和电解质、外部海水的联合腐蚀作用。超临界或密相 CO<sub>2</sub> 是良好的有机溶剂,与其接触的有机材料将会加速降解失效。

#### 1. 不锈钢及耐蚀合金

不锈钢等耐蚀材料可确保 CO<sub>2</sub> 输送系统的安全运行。在 Sleipner 海底碳封存项目中,由不锈钢制成的短距离注入管道长期服役于含饱和水的 CO<sub>2</sub> 流体环境<sup>[14]</sup>。世界第一口 CO<sub>2</sub> 注入井的绝大部分过流管件选择了高耐蚀的 316 不锈钢材质,仅少量部件选用了带耐蚀防护层的碳钢管道<sup>[90]</sup>。对于长距离海底管道,考虑成本因素则建议在某些薄弱部位或关键部件使用高耐蚀材料。在海洋 CO<sub>2</sub> 驱油工程项目中,双金属复合管道适用于 CO<sub>2</sub> 气水交替注入管道等强腐蚀工况,根本性解决腐蚀问题。

#### 2. 有机涂层及柔性复合管

有机涂层广泛用于海洋环境工程,成为海工装备延寿的经济性解决方案。海底管道外防腐层一般选用环氧类有机涂层,也较多与阴极保护等技术联合使用<sup>[19]</sup>。然而,受限于涂层材料的制备缺陷、严格的可靠性要求,有机涂层或其他类型涂层较少用于油气管道内腐蚀防护;CO<sub>2</sub> 管道不推荐采用有机或其他类型涂层的内腐蚀防护方案<sup>[89]</sup>。美国 SACROC 管道项目采用喷涂玻璃纤维增强树脂作为防腐层<sup>[14]</sup>,聚乙烯和塑料内衬层也试用于注入井油管腐



蚀防护<sup>[90]</sup>，这些经验具有工程借鉴价值。柔性复合管在海洋天然气生产中得到广泛应用，而用于CO<sub>2</sub>输送时需考虑树脂降解问题，导致适用性受限；聚四氟乙烯、聚偏二氟乙烯、聚酰胺等工程有机塑料均可作为内衬层用于CO<sub>2</sub>输送系统<sup>[14]</sup>。

### 3. 抗CO<sub>2</sub>降解的密封材料

橡胶类有机材料在超临界CO<sub>2</sub>中会出现溶解、渗透、膨胀、鼓泡等现象，从而加速材料失效。工程经验表明，三元乙丙橡胶是能够耐受无油、高压CO<sub>2</sub>环境的密封材料<sup>[4]</sup>，镀铬或氧化铝密封垫可用作阀门的硬接触部件。CO<sub>2</sub>相态会影响密封材料的服役性能<sup>[91]</sup>，密相液态CO<sub>2</sub>对有机类密封件性能的劣化影响最为明显。

## (三) 碳钢管道长寿命运行的关键腐蚀控制技术

对于碳钢材料的高压CO<sub>2</sub>管道，如果运行管控措施不到位，可能面临严重的电化学腐蚀而显著缩短服役寿命。CO<sub>2</sub>管道腐蚀控制需要平衡风险性与经济性，如低风险需要极低的含水量，对应于CO<sub>2</sub>干燥工艺的高成本<sup>[81]</sup>。为确保碳钢管道长寿命运行，可从两方面控制腐蚀：严格规范管道入口CO<sub>2</sub>的含水量，避免游离水析出或聚集；精准调控管道内壁形成的致密保护性腐蚀产物膜。

### 1. CO<sub>2</sub>管道腐蚀评判准则

管输CO<sub>2</sub>流体的含水饱和度会随着时间和空间而变化，包裹的气态水或微水滴会析出、凝结并短期停留于管道内壁<sup>[92]</sup>，最终在表面形成颗粒状、区域状或相连成片的腐蚀产物形貌<sup>[61]</sup>。当以均匀腐蚀速率评判CO<sub>2</sub>管道的腐蚀程度时，为了达到工程可接受的最小腐蚀速率（0.1 mm/a），需要大量微液滴附着于表面以得到较高的含水量容忍值<sup>[76,93]</sup>。将局部腐蚀速率>0.1 mm/a确定为临界含水量判据，更能准确反映最恶劣情形<sup>[94]</sup>，由此得出的临界含水量远低于以均匀腐蚀速率为判据的数值。在CO<sub>2</sub>输送工况下，管道内的水量极为有限，长期服役过程中管道内壁可能不具备维持局部腐蚀扩展的溶液环境，因而局部腐蚀速率可能仅反映短期腐蚀行为。

### 2. CO<sub>2</sub>管道腐蚀产物膜的稳定性

CO<sub>2</sub>管道材料通常暴露于受限溶液环境中，有利于快速形成具有良好保护性的腐蚀产物膜<sup>[95,96]</sup>。当溶液中Fe<sup>2+</sup>离子、CO<sub>3</sub><sup>2-</sup>离子的浓度积大于FeCO<sub>3</sub>的饱和度时，FeCO<sub>3</sub>倾向于沉积成膜<sup>[95,97]</sup>，相应成膜过

程遵循晶体形核与生长规律。FeCO<sub>3</sub>晶粒可能优先在溶蚀Fe<sub>3</sub>C网络结构内形核<sup>[98]</sup>，后逐步覆盖整个表面。在局部液滴覆盖或游离水成片聚集区域，均能形成晶粒细密的腐蚀产物堆积<sup>[61]</sup>，具有良好的保护性<sup>[99]</sup>。尚缺少FeCO<sub>3</sub>膜保护性能的原位评价方法，这是制约管道长期服役行为准确评估的关键因素。

在温度<20℃的海洋工况下，Fe<sup>2+</sup>离子溶出速度减缓，FeCO<sub>3</sub>的临界饱和度较高，不利于FeCO<sub>3</sub>快速成膜，使海底CO<sub>2</sub>管道面临更高的腐蚀风险。可溶性杂质气体（如O<sub>2</sub>、SO<sub>2</sub>、H<sub>2</sub>S）<sup>[100]</sup>，环境波动等因素，均会影响FeCO<sub>3</sub>膜的保护性<sup>[76]</sup>。

## (四) CO<sub>2</sub>注采井筒的腐蚀风险评估

注采井筒是海洋CO<sub>2</sub>运输的重要环节，与海底CO<sub>2</sub>管道连接，将CO<sub>2</sub>持续增压或直接注入海底碳封存目标地层。注采井筒可能暴露于含水的高温、高压CO<sub>2</sub>环境中，面临着较高的腐蚀风险；套管外部与固井水泥接触界面可能遭受地下水与渗漏CO<sub>2</sub>的联合腐蚀作用。

### 1. 油管腐蚀风险评估

当CO<sub>2</sub>以液态注入且井口注入压力>10 MPa时，CO<sub>2</sub>含水临界饱和度随着井深的增加而逐渐增大<sup>[101]</sup>，微液滴越难析出，相应腐蚀风险越低。地温对井筒具有加热作用，少量游离水的沉积也将形成保护性腐蚀产物膜，降低腐蚀风险。当CO<sub>2</sub>驱油工程中采用CO<sub>2</sub>-水两相交替替注入工艺时，井筒腐蚀取决于CO<sub>2</sub>取代水相后管壁残留水膜的停留时间。在腐蚀产物无法成膜条件下，水膜停留时间越短则腐蚀越轻微；而在成膜条件下，需要停留相应时间以待腐蚀产物膜达到最佳保护性能<sup>[41]</sup>。增加井深有利于形成保护性FeCO<sub>3</sub>膜，进而抑制腐蚀。

### 2. 套管腐蚀风险评估

封存于地层中的少量CO<sub>2</sub>会沿着套管周围薄弱区域向上扩散或泄漏<sup>[102]</sup>。如果与地层水在套管外壁相遇，碳化后的水泥溶解液增加套管腐蚀及破坏风险<sup>[103]</sup>，因而强化套管与固井水泥界面是确保井筒完整性的有效手段<sup>[100,104]</sup>。地层水中溶解氧和氯离子的浓度存在差异<sup>[105,106]</sup>，也将诱发套管局部腐蚀。在CO<sub>2</sub>封存地层环境中，固井水泥会发生碳化<sup>[107]</sup>。CaCO<sub>3</sub>沉积于固井水泥的孔隙或裂缝内，起到阻滞CO<sub>2</sub>扩散的作用<sup>[108]</sup>。美国SACROC区块运行30年的套管一侧固井水泥，最大碳化层厚度约为0.3 cm，表现



出对 CO<sub>2</sub> 扩散的自阻滞效果<sup>[109]</sup>。

### (五) 海洋 CO<sub>2</sub> 管道材料面临的技术挑战

#### 1. 在役管道改输后断裂扩展评估与经济高效止裂技术

与在役海底油气管道设计标准不同, CO<sub>2</sub> 输送通常需要更高的运行压力, 流体运行温度可低至 4 °C, 故管道材料面临更高的断裂风险。进行在役管道改输 CO<sub>2</sub> 主要面临两方面挑战: 在役管道断裂韧性及抗裂纹扩展性能评估, 经济高效的止裂技术。在油气管道的长期服役过程中, 酸性气体腐蚀或含氢天然气等可能造成材料局部氢渗透, 导致材料韧性下降, 需要发展针对在役管道断裂行为的预判与评估方法。安装止裂装置是当前管道止裂的主要方法<sup>[87,89]</sup>, 但对于在役海底管道而言施工难度大、成本高昂, 亟待发展经济高效的止裂技术。

#### 2. 海底管道水下维修与焊接技术

1000 km 长陆地 CO<sub>2</sub> 管道的失效概率为 0.32~0.64 次/a<sup>[110]</sup>, 海底管道面临的服役工况则更加复杂恶劣。按照欧洲海底 CO<sub>2</sub> 管道 (总里程为 1.5×10<sup>5</sup> km) 估算<sup>[15]</sup>, 未来管道破裂次数可超过 100 次/a。随着海底管道里程的增长, 如过无法快速实施破裂管道的水下维修作业, 将给海洋环境带来潜在的威胁。应用 ROV 快速识别管道泄漏并及时补漏维修, 是降低各类管道事故负面影响的最佳方案、保障海底管道运行安全的重要形式。水下湿式焊接与 ROV 配合将显著提高维修作业效率, 亟待发展大水深、自动化的水下焊接技术。

#### 3. 高阻体系腐蚀产物膜稳定性原位评价技术

开展腐蚀产物膜的原位评价, 是揭示碳钢管道长期服役规律的关键内容。CO<sub>2</sub> 管道以微液滴或薄液膜腐蚀为主, 形成的 FeCO<sub>3</sub> 膜, 其稳定性不同于实验室大体积的溶液体系。金属腐蚀是电化学反应动力学过程, 通过宏观或微观腐蚀形貌推断的腐蚀产物膜稳定性及保护性, 仅具有有限的参考价值。然而, 管输微量含水的高压密相 CO<sub>2</sub> 流体是典型的高阻电解质体系, 其中液滴和液膜的形成具有随机性, 故传统电化学阻抗等方法应用面临诸多挑战。拓展高阻体系电化学理论和测试方法是原位精准评估 CO<sub>2</sub> 腐蚀产物膜的基础、开展海底 CO<sub>2</sub> 管道服役寿命预测的依据。

#### 4. 海底 CO<sub>2</sub> 管道腐蚀原位靶向防护技术

导致 CO<sub>2</sub> 管道腐蚀的液滴凝结和游离水沉积具有随机性, 相应过程取决于局部温度、压力突变、管道几何特征等因素。当前的局域监测技术仅适用于常规多相流管道内腐蚀, 所得监测数据不能准确反映管道内壁的实际腐蚀状态。开展海底 CO<sub>2</sub> 管道腐蚀防控, 难点在于判定局域腐蚀风险并开展定点防护, 因而需要发展智能防护能力。可能的解决思路有两类: 研制原位供给型缓蚀剂或无机形核促进剂, 技术挑战在于提出缓蚀剂或促进剂的定点沉积策略: 实施 CO<sub>2</sub> 流体控制, 依靠预置的游离水聚集、液滴或液膜区域原位生长高致密腐蚀产物膜, 提供高耐蚀 FeCO<sub>3</sub> 膜的原位靶向防护能力。

## 六、海洋 CO<sub>2</sub> 管道输送技术展望与发展建议

### (一) 海洋 CO<sub>2</sub> 管道输送技术展望

#### 1. 适应复杂海洋 CO<sub>2</sub> 管道输送工况的材料体系

CO<sub>2</sub> 管道运行环境与普通油气管道差异较大, 管道材料面临更大的腐蚀与断裂风险。目前, CO<sub>2</sub> 管道的材料选择一般参照原油和天然气管道, 尽管积累了一些工程经验<sup>[90]</sup>, 但尚无严格论证的选材准则<sup>[60]</sup>。对于长距离海底 CO<sub>2</sub> 管道, 亟需发展具有良好韧性的高强度钢, 论证 X70 等钢种在海洋 CO<sub>2</sub> 输送方向的适用性, 研发基于腐蚀产物精准调控的管道腐蚀防护技术。针对短距离 CO<sub>2</sub> 输送和关键节点材料, 可考虑应用高耐蚀不锈钢、双金属复合管。非金属内衬管和密封材料在海洋 CO<sub>2</sub> 输注工况下的长期服役行为, 有待更多关注和进一步研究。

#### 2. 全流程 CO<sub>2</sub> 管道的智慧管理与数字孪生技术

为保障海底 CO<sub>2</sub> 管道运行安全, 至少需要考察六方面因素: 温度、压力、流量等运行参数, 流体含水量, 腐蚀, 水合物, 局部泄漏, 瞬态温压变化。在管道进/出口布设必要的监测设备, 用于获取长距离海底 CO<sub>2</sub> 管道的实时运行数据。利用有限的检测数据和管道设计数据, 挖掘多源数据的内在关联, 拓展面向海底 CO<sub>2</sub> 管道全程流动安全的分析能力, 是极具挑战性的课题。例如, 通过进/出口端含水量的差别, 精准判断管道内游离水析出或水合物形成情况, 再依据温度、压力等运行参数变化, 可靠研判故障类型并及时发出预警指令。发展多种软硬件和功能集成的智能管理系统, 作为海底

CO<sub>2</sub>管道运行安全的重要保障。

### 3. 海底CO<sub>2</sub>管道全生命周期运行关键技术

影响海底CO<sub>2</sub>管道寿命的因素有材料腐蚀、降解、断裂等，主要涉及工艺延寿、材料延寿两类技术。① 工艺延寿技术的难点在于掌握CO<sub>2</sub>流体内各类杂质组分与纯化成本之间的关系。将含水量限制在远低于饱和度的水平，能够避免腐蚀、水合物堵塞等一系列管道安全问题。发展目标是在确保可靠性的前提下提高CO<sub>2</sub>预处理工艺的经济性。还需可靠评估突发性故障解除后的管道运行状态，如游离水滞留对腐蚀产物膜的影响、温压波动下水合物形成与再溶解规律等。② 材料延寿重点考虑材料断裂韧性与极端CO<sub>2</sub>输送工况、有机密封材料在密相CO<sub>2</sub>中的溶解与老化、关键节点高耐蚀材料选择等的匹配性。亟待建立针对海底CO<sub>2</sub>管道的选材方案，考察原材料缺陷与焊接连接韧性的适配度，掌握材料在化学-力学联合作用下的失效机制，为材料全生命周期安全服役提供全面的理论依据。

### 4. 在役海底管道改输评估与保障技术

受“双碳”目标驱动，海底碳封存、海洋油气开发将同步发展，最终在我国近海区域形成包括原油、天然气、CO<sub>2</sub>长距离输送，油、气、水短距离混输等类型在内的海底管网系统。海底管道建设投资大、弃置环保风险高，未来海底CO<sub>2</sub>管道工程面临技术挑战：不同类型在役海底管道之间的转输兼容性与间歇性调配技术，不同类型新建海底管道设计与建造标准的统筹。鉴于原油输送管道的设计压力一般低于密相CO<sub>2</sub>管道，在改输方案制定过程中需严格论证可行性；在实际操作中，采用气相CO<sub>2</sub>输送是折中方案。从材料服役安全的角度看，重点考察管道的内外腐蚀程度、腐蚀产物及缺陷分布，制定经济可行、稳定可靠的CO<sub>2</sub>输送工艺方案；综合评估改输管道发生韧性断裂的风险，规范实施止裂措施。

## (二) 海洋CO<sub>2</sub>管道输送发展建议

### 1. 加快推动我国近海碳封存CO<sub>2</sub>管网规划

我国东部、南部沿海地区开展海底碳封存具有空间和经济优势，与海上油气开发融合发展是实现“双碳”目标的重要依托。我国已完成海底碳封存潜力评估，正在细化形成区域化碳封存与油气储量的精细谱图，为开展离岸CCUS源汇匹配提供了基

础数据。在300 km以内的近海碳封存工程中，海底管道运输具有综合成本优势。鉴于碳达峰任务紧迫，建议尽快落实相关工作：开展和深化近海碳封存源汇匹配研究，梳理并规划海底在役油气管道与新建CO<sub>2</sub>管道的宏观路由；研发和储备海底CO<sub>2</sub>管道输送所需的新工艺、新材料；建立沿海碳捕集-管道运输-海底注入与地质封存的全链条技术体系，建设大规模离岸CCUS示范工程。

### 2. 拓展和深化跨行业、跨机构合作模式创新

我国在海底油气管道输送技术方向拥有较好的人才基础，为跨领域实现海底碳封存提供了坚实支撑。着眼加快攻关海底CO<sub>2</sub>管道输送关键技术的目标，可由行业领军企业牵头，发挥关联领域的人才与机制优势，以有组织科研的形式开展跨行业、跨机构的融合运作。较具迫切性的工作有：调研并挖掘我国在海底管道流动安全、CO<sub>2</sub>管道运输、管道材料与施工、海洋新能源等领域的优势研发力量；对标国际先进水平，梳理并研讨海底CO<sub>2</sub>管道输送的关键技术瓶颈，组建阶梯式技术攻关体系；以企业实际需求为指南，形成若干阶段性专题目标，发挥专业团队合作攻关优势，尽快形成优化解决方案；革新现有的科研成果认定方式，推动形成以产品雏形、解决方案、可行性研究报告等为主要成果的新型考评机制。

### 3. 系统建设海陆统筹的标准体系

我国已推行的陆上CO<sub>2</sub>输送管道工程设计规范(SH/T 3202—2018)，主要借鉴了油气管道的相关规范。天然气与CO<sub>2</sub>管道输送存在明显的差异性，需针对性研制CO<sub>2</sub>管道标准体系；发达国家的已建规范也有差异，如美国CO<sub>2</sub>管道参照执行液态烃和其他液体管道输送相关规范，北欧地区参照海底油气管道相关规范。建议开展国内外现行CO<sub>2</sub>输送管道、油气管道、海底管道等标准规范的比较研究，引入有价值的CO<sub>2</sub>管道设计与操作建议；基于海底CO<sub>2</sub>管道的特点，及时制定或修订我国相关设计与运行管理规范。离岸CCUS涉及沿海陆上管道输送、海底管道输送，因而海洋CO<sub>2</sub>管道输送还需顾及陆/海管道标准规范的兼容性，注重与陆上CO<sub>2</sub>管道规范的有效衔接。

### 4. 引导专业化技术服务企业深度参与海底CO<sub>2</sub>管网建设

海底CO<sub>2</sub>管网与其他油气管网一样，同属国家

能源类重大基础设施,是实现“双碳”目标的基础设施保障。相关工程规模庞大,管道设计、建设和运营任务复杂,需要行业进行长期性的持续投资。在建设过程中,应充分调动市场积极性,吸引更多的专业技术服务企业参与工程建设;可由行业领军企业(用户)主导,全面推行“揭榜挂帅”的工程技术攻关模式。较具迫切性的工作有:领军企业在项目可行性研究阶段,在充分调研、深化论证的基础上,提出若干模块化且具有挑战性的技术单元,公开发布指南;专业化技术服务企业围绕现实技术需求,单独或联合组建单项技术攻关团队,在约定周期内完成技术解决方案;鼓励社会资本投资专业化技术服务企业,丰富技术研发、产品研制所需的资金来源,按约定分享工程技术成果及收益;领军企业组织工程实施,优选参与单项技术攻关的技术服务企业,协同开展技术成果的工程应用转化。

#### 利益冲突声明

本文作者在此声明彼此之间不存在任何利益冲突或财务冲突。

**Received date:** October 6, 2023; **Revised date:** October 22, 2023

**Corresponding author:** Wang Ziming is an associate professor from the College of Materials, Xiamen University. His major research fields include corrosion protection of marine materials, CO<sub>2</sub> corrosion. E-mail: zmwang@xmu.edu.cn

**Funding project:** National Natural Science Found Project (52271075)

#### 参考文献

- [1] 张贤,李阳,马乔,等.我国碳捕集利用与封存技术发展研究[J].中国工程科学,2021,23(6):70-80.  
Zhang X, Li Y, Ma Q, et al. Development of carbon capture, utilization and storage technology in China [J]. Strategic Study of CAE, 2021, 23(6): 70-80.
- [2] 李清平,周守为.构建自立自强的海洋能源资源绿色开发技术体系[J].人民论坛·学术前沿,2022,22(17):12-28.  
Li Q P, Zhou S W. Building a self-reliant technological system for green development of offshore energy & resource [J]. Frontiers, 2022, 22(17): 12-28.
- [3] Zhou D, Li P C, Liang X, et al. A long-term strategic plan of offshore CO<sub>2</sub> transport and storage in Northern South China Sea for a low-carbon development in Guangdong Province, China [J]. International Journal of Greenhouse Gas Control, 2018, 70: 76-87.
- [4] Meckel T A, Hovorka S D, Trevino R, et al. Toward an international program for offshore storage of CO<sub>2</sub>: International initiative for CCS sub-sea (iCCSc) [J]. Energy Procedia, 2014, 63: 5015-5020.
- [5] 我国海域二氧化碳地质封存资源家底基本摸清 [EB/OL]. (2023-01-12)[2023-09-15]. [https://www.cgs.gov.cn/xwl/ddyw/202301/t20230112\\_722925.html](https://www.cgs.gov.cn/xwl/ddyw/202301/t20230112_722925.html).
- [6] Li J H. Accelerate the offshore CCUS to carbon-neutral China [J/OL]. Fundamental Research, [2022-11-09]. <https://doi.org/10.1016/j.fmre.2022.10.015>.
- [7] 李姜辉,李鹏春,李彦尊,等.离岸碳捕集利用与封存技术体系研究[J].中国工程科学,2023,25(2):173-186.  
Li J H, Li P C, Li Y Z, et al. Technology system of offshore carbon capture, utilization, and storage [J]. Strategic Study of CAE, 2023, 25(2): 173-186.
- [8] Sweatman R E, Crookshank S, Edman S. Outlook and technologies for offshore CO<sub>2</sub> EOR/CCS projects [C]. Houston: Offshore Technology Conference, 2011.
- [9] 孔艳杰,隋舵.海峡两岸合作开发东海、南海油气资源探析[J].学术交流,2008(11):89-92.  
Kong Y J, Sui D. Exploration of cross strait cooperation in developing oil and gas resources in the East China Sea [J]. Academic Exchange, 2008(11): 89-92.
- [10] Lyu G Z, Li Q, Wang S J, et al. Key techniques of reservoir engineering and injection-production process for CO<sub>2</sub> flooding in China's SINOPEC Shengli Oilfield [J]. Journal of CO<sub>2</sub> Utilization, 2015, 11: 31-40.
- [11] Hornafius K Y, Hornafius J S. Carbon negative oil: A pathway for CO<sub>2</sub> emission reduction goals [J]. International Journal of Greenhouse Gas Control, 2015, 37: 492-503.
- [12] Gondal I A, Masood S A. Synergies in offshore wind and oil industry for carbon capture and utilization [J]. Greenhouse Gases: Science and Technology, 2019, 9(5): 856-871.
- [13] Roussanaly S, Brunsvold A L, Hognes E S. Benchmarking of CO<sub>2</sub> transport technologies: Part II—Offshore pipeline and shipping to an offshore site [J]. International Journal of Greenhouse Gas Control, 2014, 28: 283-299.
- [14] Oosterkamp A, Ramsen J. State-of-the-art overview of CO<sub>2</sub> pipeline transport with relevance to offshore pipelines [EB/OL]. [2023-09-15]. [https://www.researchgate.net/profile/Antonie-Oosterkamp/publication/228688545\\_State-of-the-Art\\_Overview\\_of\\_CO\\_2\\_Pipeline\\_Transport\\_with\\_Relevance\\_to\\_Offshore\\_Pipelines/links/0deec5270ceae8bb47000000/State-of-the-Art-Overview-of-CO-2-Pipeline-Transport-with-Relevance-to-Offshore-Pipelines.pdf](https://www.researchgate.net/profile/Antonie-Oosterkamp/publication/228688545_State-of-the-Art_Overview_of_CO_2_Pipeline_Transport_with_Relevance_to_Offshore_Pipelines/links/0deec5270ceae8bb47000000/State-of-the-Art-Overview-of-CO-2-Pipeline-Transport-with-Relevance-to-Offshore-Pipelines.pdf).
- [15] Watt J. Carbon dioxide transport infrastructure—Key learning and critical issues [J]. Journal of Pipeline Engineering, 2010, 9(4): 213-222.
- [16] 黄维和,李玉星,陈朋超.碳中和愿景下中国二氧化碳管道发展战略[J].天然气工业,2023,43(7):1-9.  
Huang W H, Li Y X, Chen P C. China's CO<sub>2</sub> pipeline development strategy under the strategy of carbon neutrality [J]. Natural Gas Industry, 2023, 43(7): 1-9.
- [17] Svensson R, Odenberger M, Johnsson F, et al. Transportation systems for CO<sub>2</sub>—Application to carbon capture and storage [J]. Energy Conversion and Management, 2004, 45(15-16): 2343-2353.
- [18] McKaskle R W, Beitler C, Dombrowski K, et al. The engineer's guide to CO<sub>2</sub> transportation options [EB/OL]. [2023-09-15]. <https://api.semanticscholar.org/CorpusID:254034977>.
- [19] 丘惠娟.海上二氧化碳长输管道成本分析[J].化工设计通讯,



- 2023, 49(4): 70–73.
- Qiu H X. Cost analysis of offshore carbon dioxide pipeline [J]. *Chemical Engineering Design Communications*, 2023, 49(4): 70–73.
- [20] 张贤, 杨晓亮, 鲁玺, 等. 中国二氧化碳捕集利用与封存(CCUS)年度报告(2023) [R]. 北京: 中国21世纪议程管理中心, 全球碳捕集与封存研究院, 清华大学, 2023.
- Zhang X, Yang X L, Lu X, et al. Annual review on carbon capture, utilization and sequestration in China (2023) [R]. Beijing: Administrative Centre for China's Agenda 21, Global Carbon Capture and Storage Institute, Tsinghua University, 2023.
- [21] Aminu M D, Nabavi S A, Rochelle C A, et al. A review of developments in carbon dioxide storage [J]. *Applied Energy*, 2017, 208: 1389–1419.
- [22] Ringrose P, Sæther Ø, Equinor A. CO<sub>2</sub> injection operations: Insights from Sleipner and Snøhvit [J]. Aberdeen: SPE CCUS Conference, 2020.
- [23] Iglesias R S, Ketzner J M, Melo C L, et al. Carbon capture and geological storage in Brazil: An overview [J]. *Greenhouse Gases: Science and Technology*, 2015, 5(2): 119–130.
- [24] 陈荣旗, 雷震名. 中国海底管道工程技术发展与展望 [J]. *油气储运*, 2022, 41(6): 667–672.
- Chen R Q, Lei Z M. Progress and outlook of submarine pipeline engineering technologies in China [J]. *Oil & Gas Storage and Transportation*, 2022, 41(6): 667–672.
- [25] 黄钰, 包佳. 深水海底管道铺设发展综述 [J]. *海洋工程装备与技术*, 2017, 4(5): 281–286.
- Huang Y, Bao J. Development in deepwater pipe laying [J]. *Ocean Engineering Equipment and Technology*, 2017, 4(5): 281–286.
- [26] 王海涛, 池强, 李鹤林, 等. 海底油气输送管道材料开发和应用现状 [J]. *焊管*, 2014, 37(8): 25–29.
- Wang H T, Chi Q, Li H L, et al. Development and application status of submarine pipeline materials for oil and gas transportation [J]. *Welded Pipe and Tube*, 2014, 37(8): 25–29.
- [27] 金晓剑, 陈荣旗, 朱晓环. 南海深水陆坡区油气集输的重大挑战与技术创新——荔湾3-1深水气田及周边气田水下及水上集输工程关键技术 [J]. *中国海上油气*, 2018, 30(3): 157–163.
- Jin X J, Chen R Q, Zhu X H. Major challenges and technical innovations of oil & gas gathering and transporting for the deep water continental slope in the South China Sea: Key technologies for subsea and overwater gathering and transporting project of the LW 3-1 deep water gas field & its surroundings [J]. *China Offshore Oil and Gas*, 2018, 30(3): 157–163.
- [28] 魏斌, 李鹤林, 李发根. 海底油气输送用双金属复合管研发现状与展望 [J]. *油气储运*, 2016, 35(4): 343–355.
- Wei B, Li H L, Li F G. Research status and prospects of bimetallic composite pipes for submarine oil and gas transmission [J]. *Oil & Gas Storage and Transportation*, 2016, 35(4): 343–355.
- [29] 中船工业经研中心. 我国首条不锈钢复合双层海管于南海完成铺设 [J]. *广东造船*, 2017, 36(3): 92.
- China Shipbuilding Industry Economic Research Center. The first stainless steel composite double layer submarine pipeline in China has been laid in the South China Sea [J]. *Guangdong Shipbuilding*, 2017, 36(3): 92.
- [30] 陈晓东, 孙锬, 张西伟, 等. 深水柔性管垂直铺设系统技术现状
- 及发展趋势 [J]. *海洋工程装备与技术*, 2023, 10(2): 22–29.
- Chen X D, Sun K, Zhang X W, et al. Technical status and developing trend of vertical lay system for flexible pipe laying [J]. *Ocean Engineering Equipment and Technology*, 2023, 10(2): 22–29.
- [31] 王红红, 刘国恒. 中国海油海底管道事故统计及分析 [J]. *中国海上油气*, 2017, 29(5): 157–160.
- Wang H H, Liu G H. Statistics and analysis of subsea pipeline accidents of CNOOC [J]. *China Offshore Oil and Gas*, 2017, 29(5): 157–160.
- [32] Ho M, El-Borgi S, Patil D, et al. Inspection and monitoring systems subsea pipelines: A review paper [J]. *Structural Health Monitoring*, 2020, 19(2): 606–645.
- [33] 吴希明, 李江丰, 严谨, 等. 海底油气管道泄漏检测与定位技术研究进展 [J]. *石油工程建设*, 2022, 48(3): 1–7.
- Wu X M, Li J F, Yan J, et al. Research progress on leakage detection and location technology of submarine oil and gas pipelines [J]. *Petroleum Engineering Construction*, 2022, 48(3): 1–7.
- [34] 高峰, 朱加雷. 海底油气管道维修工艺研究现状 [J]. *北京石油化工学院学报*, 2012, 20(3): 57–59.
- Gao F, Zhu J L. A survey of the research for the submarine oil and gas pipeline maintenance [J]. *Journal of Beijing Institute of Petrochemical Technology*, 2012, 20(3): 57–59.
- [35] 任晓晶. 海底油气管道维修方式综述 [J]. *化学工程与装备*, 2019, 6(2): 117–119.
- Ren X J. Review on the maintenance methods for submarine oil and gas pipelines [J]. *Chemical Engineering & Equipment*, 2019, 6(2): 117–119.
- [36] 刘楚, 王佐强, 韩长安. 海底管道事故类型及维修方法综述 [J]. *中国石油和化工标准与质量*, 2012, 33(15): 254–255.
- Liu C, Wang Z Q, Han C A. Review on the types of submarine pipeline accidents and maintenance methods [J]. *China Petroleum and Chemical Standard and Quality*, 2012, 33(15): 254–255.
- [37] 陈海龙, 孙政策, 凌爱军, 等. 我国在役海底管道发证现状研究 [J]. *石油工程建设*, 2020, 46(Z1): 273–277.
- Chen H L, Sun Z C, Ling A J, et al. Current status of certifications for in-service submarine pipelines in China [J]. *Petroleum Engineering Construction*, 2020, 46(Z1): 273–277.
- [38] 郭庆丰. 海底输气管道改输原油的校核 [J]. *压力容器*, 2017, 34(9): 68–72.
- Guo Q F. Checking of submarine gas pipeline for transportation switchover crude oil [J]. *Pressure Vessel Technology*, 2017, 34(9): 68–72.
- [39] 孙启冀. 海底输水管道转输油气混合介质可行性研究 [J]. *石油机械*, 2013, 41(11): 70–73.
- Sun Q J. Research on the feasibility of using subsea conduit to pump over oil-gas mixed medium [J]. *China Petroleum Machinery*, 2013, 41(11): 70–73.
- [40] 钱东良, 李长俊, 廖柯熹, 等. 水改气海底管道输送高压天然气可行性研究 [J]. *中国安全生产科学技术*, 2014(10): 173–178.
- Qian D L, Li C J, Liao K X, et al. Study on feasibility of high pressure natural gas transported by water subsea pipeline [J]. *Journal of Safety Science and Technology*, 2014(10): 173–178.
- [41] Wang Z M, Song G L. An analytical model for the corrosion risk of water alternating gas injection wells in CO<sub>2</sub> enhanced oil recovery

- ery [J]. *Advanced Theory and Simulations*, 2018, 1(7): 1800041.
- [42] Chandel M K, Pratson L F, Williams E. Potential economies of scale in CO<sub>2</sub> transport through use of a trunk pipeline [J]. *Energy Conversion & Management*, 2010, 51(12): 2825–2834.
- [43] 中华人民共和国工业和信息化部. 二氧化碳输送管道工程设计标准 (SH/T 3202—2018). 北京: 中华人民共和国工业和信息化部, 2018.  
Ministry of Industry and Information Technology of the People's Republic of China. Specifications for engineering of carbon dioxide pipeline transportation (SH/T 3202-2018). Beijing: Ministry of Industry and Information Technology of the People's Republic of China, 2018.
- [44] 周蒂, 张云帆, Haszeldine S. 二氧化碳离岸运输与封存的工程要求: 国际经验简介 [EB/OL]. (2014-05-15)[2023-09-15]. <https://www.waitang.com/report/20300308.html>.  
Zhou D, Zhang Y F, Haszeldine S. Engineering requirements for offshore transport and storage of carbon dioxide: introduction to international experience [EB/OL]. (2014-05-15)[2023-09-15]. <https://www.waitang.com/report/20300308.html>.
- [45] 张宗霖, 吕广忠, 王杰. 胜利油田 CCUS 技术及应用 [J]. *油气藏评价与开发*, 2021, 11(6): 812–822.  
Zhang Z L, Lyu G Z, Wang J. CCUS and its application in Shengli Oilfield [J]. *Reservoir Evaluation and Development*, 2021, 11(6): 812–822.
- [46] Porter R T J, Fairweather M, Pourkashanian M, et al. The range and level of impurities in CO<sub>2</sub> streams from different carbon capture sources [J]. *International Journal of Greenhouse Gas Control*, 2015, 36: 161–174.
- [47] Race J M, Wetenhall B, Seevam P N, et al. Towards a CO<sub>2</sub> pipeline specification: Defining tolerance limits for impurities [J]. *Journal of Pipeline Engineering*, 2012, 11: 173–190.
- [48] Peletiri S P, Mujtaba I M, Rahmanian N. Process simulation of impurity impacts on CO<sub>2</sub> fluids flowing in pipelines [J]. *Journal of cleaner production*, 2019, 240: 118145.
- [49] Wang J S, Ryan D, Anthony E J, et al. Effects of impurities on CO<sub>2</sub> transport, injection and storage [J]. *Energy Procedia*, 2011, 4: 3071–3078.
- [50] Sachde D, McKaskle R, Lundeen J, et al. Review of technical challenges, risks, path forward, and economics of offshore CO<sub>2</sub> transportation and infrastructure [C]. Houston: Offshore Technology Conference, 2019.
- [51] 唐翠萍, 赵翔湧, 何勇, 等. 管道内二氧化碳水合物的形成和流动特性研究 [J]. *天然气化工*, 2015, 40(4): 37–40.  
Tang C P, Zhao X Y, He Y, et al. Study on CO<sub>2</sub> gas hydrate formation and flow characteristics in pipe [J]. *Low-Carbon Chemistry and Chemical Engineering*, 2015, 40(4): 37–40.
- [52] 陈兵, 张曙旋, 郭焕焕. 含杂质 CO<sub>2</sub> 管道输送水合物形成规律研究 [J]. *石油与天然气化工*, 2021, 50(2): 42–47.  
Chen B, Zhang S X, Guo H H. Study on the formation law of hydrate in pipeline containing-impurity CO<sub>2</sub> [J]. *Chemical Engineering of Oil and Gas*, 2021, 50(2): 42–47.
- [53] Bilio M, Brown S, Fairweather M, et al. CO<sub>2</sub> pipelines material and safety considerations [EB/OL]. (2009-06-15)[2023-09-15]. <https://www.icheme.org/media/9558/xxi-paper-061.pdf>.
- [54] Chapoy A, Burgass R, Tohidi B, et al. Hydrate and phase behavior modeling in CO<sub>2</sub> rich pipelines [J]. *Journal of Chemical and Engineering Data*, 2015, 60(2): 447–453.
- [55] Uilhoorn F E. Evaluating the risk of hydrate formation in CO<sub>2</sub> pipelines under transient operation [J]. *International Journal of Greenhouse Gas Control*, 2013, 14: 177–182.
- [56] Prah B, Yun R. CO<sub>2</sub> hydrate slurry transportation in carbon capture and storage [J]. *Applied Thermal Engineering*, 2018, 128: 653–661.
- [57] Nestic S. Key issues related to modelling of internal corrosion of oil and gas pipelines—A review [J]. *Corrosion Science*, 2007, 49(12): 4308–4338.
- [58] Wei L, Pang X L, Gao K W. Effect of flow rate on localized corrosion of X70 steel in supercritical CO<sub>2</sub> environments [J]. *Corrosion Science*, 2018, 136: 339–351.
- [59] Dugstad A, Morland B, Clausen S. Corrosion of transport pipelines for CO<sub>2</sub>-effect of water ingress [J]. *Energy Procedia*, 2011, 4: 3063–3070.
- [60] 高怡萱, 潘杰, 张建, 等. 超临界二氧化碳输送管道内腐蚀研究进展 [J/OL]. *材料导报*, [2023-08-07]. <http://kns.cnki.net/kcms/detail/50.1078.TB.20230804.1447.002.html>.  
Gao Y X, Pan J, Zhang J, et al. Research progress on the corrosion of the inner surface of pipeline used for transporting supercritical carbon dioxide [J/OL]. *Materials Reports*, [2023-08-07]. <http://kns.cnki.net/kcms/detail/50.1078.TB.20230804.1447.002.html>.
- [61] Liu A Q, Bian C, Wang Z M, et al. Flow dependence of steel corrosion in supercritical CO<sub>2</sub> environments with different water concentrations [J]. *Corrosion Science*, 2018, 134: 149–161.
- [62] Knauer S, Quynh-Hoa L, Baessler R, et al. Contact angle and corrosion of a water-CO<sub>2</sub> system on X70 and S41500 at 278 K and pressures up to 20 MPa [J]. *International Journal of Greenhouse Gas Control*, 2019, 89: 33–39.
- [63] Cole I S, Corrigan P, Sim S, et al. Corrosion of pipelines used for CO<sub>2</sub> transport in CCS: Is it a real problem? [J]. *International Journal of Greenhouse Gas Control*, 2011, 5: 749–756.
- [64] 王伟杰. 海底管道内腐蚀监测技术研究现状与发展 [J]. *涂层与防护*, 2021, 42(12): 37–42.  
Wang W J. Progress in corrosion monitoring technology in submarine pipeline [J]. *Coating and Protection*, 2021, 42(12): 37–42.
- [65] 韩立锋, 刘达, 尚确, 等. 混合干涉型分布式光纤天然气管道泄漏检测及定位对策分析 [J]. *中国石油和化工标准与质量*, 2022, 42(24): 44–46.  
Han L F, Liu D, Shang Q, et al. Hybrid interferometric distributed optical fiber used for leakage detection and localization measures for natural gas pipelines [J]. *China Petroleum and Chemical Standard and Quality*, 2022, 42(24): 44–46.
- [66] 张伟, 武齐永, 张忠霞, 等. 分布式光纤管道监测技术在长距离输水工程中的应用 [J]. *给水排水*, 2022, 48(6): 124–129.  
Zhang W, Wu Q Y, Zhang Z X, et al. Application of distributed optical fiber pipeline monitoring technology in long-distance water conveyance project [J]. *Water & Wastewater Engineering*, 2022, 48(6): 124–129.
- [67] 李志强. 分布式光纤测温在海底管道泄漏监测中的应用 [J]. *工业生产*, 2023, 30(4): 10–12.  
Li Z Q. Application of distributed optical fiber temperature mea-

- surement in submarine pipeline leakage monitoring [J]. *Petrochemical Industry Technology*, 2023, 30(4): 10–12.
- [68] 丁小勇, 宋保强, 吕永强. 次声波技术在管道泄漏检测中的应用 [J]. *油气田地面工程*, 2015, 34(10): 101–103.  
Ding X Y, Song B Q, Lyu Y Q. Application of infrasound wave technology in pipeline leakage detection [J]. *Oil-Gas Field Surface Engineering*, 2015, 34(10): 101–103.
- [69] 刘良果, 梅茜迪. 次声波的输气管道泄漏监测技术综述 [J]. *石化技术*, 2018, 25(12): 203.  
Liu L G, Mei X D. Overview of infrasound monitoring technology for gas pipeline leakage [J]. *Petrochemical Industry Technology*, 2018, 25(12): 203.
- [70] Oldenburg C M, Pan L H. Major CO<sub>2</sub> blowouts from offshore wells are strongly attenuated in water deeper than 50m [J]. *Greenhouse Gases: Science and Technology*, 2019, 10(1): 15–31.
- [71] Clausen S, Oosterkamp A, Strøm K L. Depressurization of a 50 km long 24 inches CO<sub>2</sub> pipeline [J]. *Energy Procedia*, 2012, 23: 256–265.
- [72] Guo X L, Yan X Q, Yu J L, et al. Pressure responses and phase transitions during the release of high pressure CO<sub>2</sub> from a large-scale pipeline [J]. *Energy*, 2017, 118: 1066–1078.
- [73] Koeijer G M, Borch J H, Jakobsen J, et al. Experiments and modeling of two-phase transient flow during CO<sub>2</sub> pipeline depressurization [J]. *Energy Procedia*, 2009, 1: 1683–1689.
- [74] Han S H, Kim J, Chang D. An experimental investigation of liquid CO<sub>2</sub> release through a capillary tube [J]. *Energy Procedia*, 2013, 37: 4724–4730.
- [75] Onyebuchi V E, Kolios A, Hanak D P, et al. A systematic review of key challenges of CO<sub>2</sub> transport via pipelines [J]. *Renewable and Sustainable Energy Reviews*, 2018, 81: 2563–2583.
- [76] Barker R, Hua Y, Neville A. Internal corrosion of carbon steel pipelines for dense-phase CO<sub>2</sub> transport in carbon capture and storage (CCS)—A review [J]. *International Materials Reviews*, 2017, 62: 1–31.
- [77] Kling G W, Tuttle M L, Evans W C. The evolution of thermal structure and water chemistry in Lake Nyos [J]. *Journal of Volcanology and Geothermal Research*, 1989, 39(2–3): 151–165.
- [78] Little M G, Jackson R B. Potential impacts of leakage from deep CO<sub>2</sub> geosequestration on overlying freshwater aquifers [J]. *Environmental Science and Technology*, 2010, 44(23): 9225–9232.
- [79] Blackford J, Stahl H, Bull J M, et al. Detection and impacts of leakage from sub-seafloor deep geological carbon dioxide storage [J]. *Nature Climate Change*, 2014, 4(11): 1011–1016.
- [80] de Visser E, Hendriks C, Barrio M, et al. Dynamics CO<sub>2</sub> quality recommendations [J]. *International Journal of Greenhouse Gas Control*, 2008, 2(4): 478–484.
- [81] Leperi K T, Snurr R Q, You F Q. Optimization of two-stage pressure/vacuum swing adsorption with variable dehydration level for post-combustion carbon capture [J]. *Chemical and Biological Engineering*, 2016, 55(12): 3338–3350.
- [82] Vitali M, Corvaro F, Marchetti B, et al. Thermodynamic challenges for CO<sub>2</sub> pipelines design: A critical review on the effects of impurities, water content, and low temperature [J]. *International Journal of Greenhouse Gas Control*, 2022, 114: 103605.
- [83] Aursand E, Dumoulin S, Hammer M, et al. Fracture propagation control in CO<sub>2</sub> pipelines: Validation of a coupled fluid-structure model [J]. *Engineering Structures*, 2016, 123: 192–212.
- [84] 陈磊, 闫兴清, 胡延伟, 等. 二氧化碳管道意外泄漏减压过程的断裂控制研究进展 [J]. *化工进展*, 2022, 41(3): 1241–1255.  
Chen L, Yan X Q, Hu Y W, et al. Research progress on fracture control of accidental leakage and decompression in CO<sub>2</sub> pipeline transportation [J]. *Chemical Industry and Engineering Progress*, 2022, 41(3): 1241–1255.
- [85] Guo X L, Xu S Q, Chen G J. Fracture criterion and control plan on CO<sub>2</sub> pipelines: Theory analysis and full-bore rupture (FBR) experimental study [J]. *Journal of Loss Prevention in the Process Industries*, 2021, 69(1): 104394.
- [86] Ahmad M, Lowesmith B, Koeijer G D, et al. COSHER joint industry project: Large scale pipeline rupture tests to study CO<sub>2</sub> release and dispersion [J]. *International Journal of Greenhouse Gas Control*, 2015, 37: 340–353.
- [87] Cosham A, Eiber R J. Fracture control in carbon dioxide pipelines: The effect of impurities [C]. Calgary: Proceedings of the 7th International Pipeline Conference, 2008.
- [88] Mahgerefteh H, Brown S, Denton G. Modelling the impact of stream impurities on ductile fractures in CO<sub>2</sub> pipelines [J]. *Chemical Engineering Science*, 2012, 74: 200–210.
- [89] 刘建武. 二氧化碳输送管道工程设计的关键问题 [J]. *油气储运*, 2014, 33(4): 369–373.  
Liu J W. Key issues related to engineering design of CO<sub>2</sub> transportation pipeline [J]. *Oil & Gas Storage and Transportation*, 2014, 33(4): 369–373.
- [90] Paul S, Shepherd R, Woollin P. Selection of materials for high pressure CO<sub>2</sub> transport [C]. Gateshead: The First International Forum on the transportation of CO<sub>2</sub> by Pipeline, 2010.
- [91] 蒋秀, 宋晓良, 屈定荣. CO<sub>2</sub>输送相态对管道密封材料性能的影响 [J]. *弹性体*, 2019, 29(5): 33–38.  
Jiang X, Song X L, Qu D R. Effect of CO<sub>2</sub> phase state on performances of seal materials used for CO<sub>2</sub> pipeline [J]. *China Elastomers*, 2019, 29(5): 33–38.
- [92] Cole I S, Paterson D A, Corrigan P, et al. State of the aqueous phase in liquid and supercritical CO<sub>2</sub> as relevant to CCS pipelines [J]. *International Journal of Greenhouse Gas Control*, 2012, 7: 82–88.
- [93] Xiang Y, Wang Z, Yang X X, et al. The upper limit of moisture content for supercritical CO<sub>2</sub> pipeline transport [J]. *The Journal of Supercritical Fluids*, 2012, 67: 14–21.
- [94] Hua Y, Barker R, Neville A. Effect of temperature on the critical water content for general and localised corrosion of X65 carbon steel in the transport of supercritical CO<sub>2</sub> [J]. *International Journal of Greenhouse Gas Control*, 2014, 31: 48–60.
- [95] Sun W, Nešić S, Woollam R C. The effect of temperature and ionic strength on iron carbonate (FeCO<sub>3</sub>) solubility limit [J]. *Corrosion Science*, 2009, 51: 1273–1276.
- [96] Yang Y, Brown B, Nešić S, et al. Mechanical strength and removal of a protective iron carbonate layer formed on mild steel in CO<sub>2</sub> corrosion [C]. San Antonio: CORROSION 2010, 2010.
- [97] Nestic S, Lee K-L J. A mechanistic model for carbon dioxide corrosion of mild steel in the presence of protective iron carbonate



- films—Part 3: Film growth model [J]. *Corrosion*, 2003, 59(7): 616–628.
- [98] Berntsen T, Seiersten M, Hemmingsen T. Effect of  $\text{FeCO}_3$  supersaturation and carbide exposure on the  $\text{CO}_2$  corrosion rate of carbon steel [J]. *Corrosion*, 2013, 69: 601–613.
- [99] Hua Y, Barker R, Charpentier T, et al. Relating iron carbonate morphology to corrosion characteristics for water-saturated supercritical  $\text{CO}_2$  systems [J]. *The Journal of Supercritical Fluids*, 2015, 98: 183–193.
- [100] 向勇, 原玉, 周佩, 等. 碳捕集利用与封存中的金属腐蚀问题研究: 进展与挑战 [J]. *中国工程科学*, 2023, 25(3): 197–208.  
Xiang Y, Yuan Y, Zhou P, et al. Metal corrosion in carbon capture, utilization, and storage: Progress and challenges [J]. *Strategic Study of CAE*, 2023, 25(3): 197–208.
- [101] Choi Y-S, Nešić S. Determining the corrosive potential of  $\text{CO}_2$  transport pipeline in high  $\text{CO}_2$ -water environments [J]. *International Journal of Greenhouse Gas Control*, 2011, 5: 788–797.
- [102] Carpenter M, Aarnes J, Coleman D, et al. Guideline for the risk management of existing wells at  $\text{CO}_2$  geological storage sites [R]. Oslo: DNV, 2011.
- [103] Feng J N, Wang Z M, Zheng D J, et al. The localized corrosion of mild steel in carbonated cement pore solution under supercritical carbon-dioxide in a simulated geothermal environment [J]. *Construction and Building Materials*, 2021, 274: 122035.
- [104] Bachu S, Bennion D B. Experimental assessment of brine and/or  $\text{CO}_2$  leakage through well cements at reservoir conditions [J]. *International Journal of Greenhouse Gas Control*, 2009, 3(4): 494–501.
- [105] Winograc I J, Robertson F N. Deep oxygenated ground water: Anomaly or common occurrence? [J]. *Science*, 1982, 216(4551): 1227–1230.
- [106] Bo Y, Liu C L, Jiao P C, et al. Hydrochemical characteristics and controlling factors for waters' chemical composition in the Tarim Basin, Western China [J]. *Geochemistry*, 2013, 73(3): 343–356.
- [107] Miao X X, Zhang L W, Wang Y, et al. Characterisation of wellbore cement microstructure alteration under geologic carbon storage using X-ray computed micro-tomography: A framework for fast CT image registration and carbonate shell morphology quantification [J]. *Cement and Concrete Composites*, 2020, 108(10): 103524.
- [108] Kutchko B G, Strazisar B R, Dzombak D A, et al. Degradation of well cement by  $\text{CO}_2$  under geologic sequestration conditions [J]. *Environmental Science & Technology*, 2007, 41(13): 4787–4792.
- [109] Carey J W, Wigand M, et al. Analysis and performance of oil well cement with 30 years of  $\text{CO}_2$  exposure from the SACROC Unit, West Texas, USA [J]. *International Journal of Greenhouse Gas Control*, 2007, 1(1): 75–85.
- [110] Gale J, Davison J. Transmission of  $\text{CO}_2$ —Safety and economic considerations [J]. *Energy Conversion & Management*, 2004, 29 (9–10): 1319–1328.