

事故 オレフィン製造装置の熱交換器がアルカリ応力腐食割れにより漏洩

事象進展図

0	
00223	オレフィン製造装置の熱交換器がアルカリ応力庶食割れにより漏洩
発災年月日	2006年8月5日
装置	オレフィン製造装置
運転状況	定常運転中
特徴	予備ノズル使用で生じた応力腐食割れによる漏洩事例

原因 事象の進展・経緯 備考 定常運転中 脱ブテン塔の通常の抜き出しノズルが たびたび閉塞 油分とアルカリ洗浄水の境界面に近い 予備ノズルへの切替え実施 ・熱交換器の胴側仕様 漏洩した1基の熱交換器の昇温域が、アルカリ溶液 内径305mm、設計肉厚10.3mm、材質 PG370、常用圧力0.88MPa、常用温度 17時40分 脱ブテン塔予熱器の3基の内1 基の胴フランジと胴の溶接部から炭化水素 の蒸発領域と重なったためアルカリ 濃縮が発生 ・溶接部で溶着金属と母材の電位差による腐食進行 混合物の漏洩を発見 145°C 溶接時の残留応力 ・漏洩量は120cc程度

再発防止策

- 1. 熱交換器胴部材質をSTPG370からSUS316Lへ更新する。
- 2. 反応液抜き出しノズルを通常のノズルに戻し、洗浄により閉塞防止を図る。
- 3. 過去の腐食対応における補修等を調査する。
- 4. 水平展開を実施し、知識の共有化を図る。

安全専門家コメント

- 1. 事故は反応液抜き出しノズルの変更による反応液へのアルカノ混入に起因した腐食であるが、問題は通常ノズルの閉塞の発生頻度が高く、運転課は洗浄に手間が掛かっていたので分離界面近くの予備ノズルに運転側の都合だけで変更したことである。
- 語像、運転技術は装置という対象を前にして、一つしかない正解を求め続けることで向上する。そのためには判断をする前に「何のために」を更管理を きちんと行なう必要があるということである。運転側の都合だけで決めてしまっているのは意思決定体制が曖昧であると看做されても止む得ない。 2. 運転技術は装置という対象を前にして、一つしかない正解を求め続けることで向上する。そのためには判断をする前に「何のために」をまず問わなくては
- 2. 連載技術は表面という対象を前にして、一つのがない正確な水がありましていたようない。 ならない。 事例で、脱ブテン塔の抜出しノズルを通常から予備に切替えたとき、「何のために」を問うていたら、「予備ノズルは界面が異常に汚れたときスポット的に使うものである」ことがわかる。例え、運転基準書に用途が記入されていなくても、「何のために」を問うていたら、基本設計に返り調査することになる。 「何のために」と問い続けながら、個人と組織がつくっていった技術が運転技術である。そしてそれを先導できる人が運転技術者である。

引き金事象発生の原因

・熱交換器1基の溶接部でアルカリ濃縮(昇温域が、 アルカリ溶液の蒸発領域に重複)

事故の引き金事象

アルカリ混入で生じた応力腐食割れによる 溶接部開口

事故に関係した直接・間接要因

《情報要因》 プロセス特性・危険性の評価・検討不足 《管理・運営要因》 変更管理制度の不備・不十分



【オレフィン製造装置の熱交換器がアルカリ応力腐食割れにより漏洩

添付資料・参考文献・キーワード

参考資料(文献など)

・高圧ガス保安協会、オレフィン製造装置におけるアルカリ腐食割れによる炭化 水素漏えい、高圧ガス事故概要報告、2007年

添付資料

キーワード(>同義語)

- **™** アルカリ腐食
- 〒 応力腐食割れ > SCC
- ▼ 常圧蒸留塔 > CDU, トッパー, トッピング,蒸留塔, PS
- ➡ シェル&チューブ熱交
- **〒** 塔 > タワー
- ➡ 熱交換器>熱交
- ▼ 精留塔>フラクショネーター

関連情報

高圧ガス保安協会、オレフィン製造装置におけるアルカリ腐食割れによる炭化水素漏えい、 高圧ガス事故概要報告、2007年